



## ใบรับรองวิทยานิพนธ์

บัณฑิตวิทยาลัย มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีพระจอมเกล้าพระนครเหนือ

เรื่อง อิทธิพลของตัวแปรที่มีต่อถักช์ณะเฉพาะของเยื่อจากทางใบปาล์มน้ำมัน

โดย นางสาวพัชรียา รัชฎา

ได้รับอนุมัติให้นำเป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตร  
วิศวกรรมศาสตร์มหาบัณฑิต สาขาวิชาศวกรรมเคมี

คณบดีบัณฑิตวิทยาลัย

(อาจารย์ ดร. มงคล วงศ์สกิดย์วงศ์)

20 พฤษภาคม 2551

คณะกรรมการสอบวิทยานิพนธ์

ประธานกรรมการ  
(ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร. พนิพนา จันทรานุภาพ)

(ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ประวิตร จันทรานุภาพ)

กรรมการ

(ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร. นิคม แหลมลักษณ์)

กรรมการ

(อาจารย์ ดร. สิริศาส เอื้อใจ)

กรรมการ

อิทธิพลของตัวแปรที่มีต่อลักษณะเฉพาะของเยื่อจากทางใบปาล์มน้ำมัน

นางสาวพัชรียา รัชฎา

วิทยานิพนธ์นี้เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตร  
วิศวกรรมศาสตรมหาบัณฑิต  
สาขาวิชาวิศวกรรมเคมี ภาควิชาวิศวกรรมเคมี  
บัณฑิตวิทยาลัย มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีพระจอมเกล้าพระนครเหนือ  
ปีการศึกษา 2550  
ลิขสิทธิ์ของมหาวิทยาลัยเทคโนโลยีพระจอมเกล้าพระนครเหนือ

ชื่อ	: นางสาวพัชรียา รัชฎา
ชื่อวิทยานิพนธ์	: อิทธิพลของตัวแปรที่มีต่อลักษณะเฉพาะของเยื่อจากทางใบปาล์มน้ำมัน
สาขาวิชา	: วิศวกรรมเคมี
	มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีพระจอมเกล้าฯ พระนครเหนือ
อาจารย์ที่ปรึกษาวิทยานิพนธ์หลัก	: ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร. พนิตนาฎ จันทรานุภาพ
อาจารย์ที่ปรึกษาวิทยานิพนธ์ร่วม	: ผู้ช่วยศาสตราจารย์ประวิตร จันทรานุภาพ
ปีการศึกษา	: 2550

### บทคัดย่อ

งานวิจัยนี้ทำการผลิตเยื่อกระดาษจากทางใบของปาล์มน้ำมัน โดยออกแบบการทดลองด้วยโปรแกรม DESIGN-EXPERT ซึ่งใช้เทคนิค Central Composite Design แสดงแบบจำลองเป็นสมการกำลังสอง หรือ สมการแบบ Quadratic ตัวแปรที่ทำการศึกษา คือ ที่อุณหภูมิ 150-165°C และปริมาณโซเดียมไฮดรอกไซด์ร้อยละ 35-45 โดยนำหนักของทางใบปาล์มน้ำมันแห้ง โดยควบคุมปริมาณสารที่เพิ่มเติมเข้าไป คือ แอนตราควิโนนตลอดการทดลองเป็นร้อยละ 0.1 พนว่า ปริมาณเยื่อทั้งหมดที่ได้จากการต้มโดยเติมสารละลายแอนตราควิโนนมีปริมาณสูงกว่าเยื่อที่ไม่ได้เติมคุณสมบัติของเยื่อที่ได้ออยู่ในเกณฑ์ที่สามารถนำไปใช้ในอุตสาหกรรมกระดาษได้ และผลที่ได้จากการโปรแกรม DESIGN EXPERT ยังสอดคล้องกับผลผลิตและคุณสมบัติเชิงกลของเยื่อที่ได้จากการทดลอง (วิทยานิพนธ์มีจำนวนทั้งสิ้น 101 หน้า)

คำสำคัญ : เยื่อกระดาษ, กระดาษ, ทางใบปาล์มน้ำมัน

Name : Miss Phachareeya Ratchada  
Thesis Title : Effect of Pulping Variables on the Characteristics of Oil-Palm Frond Fiber  
Major Field : Chemical Engineering  
                        King Mongkut's University of Technology North Bangkok  
Thesis Advisor : Assistant Professor Dr.Panitnad Chandranupap  
Co-Advisor : Assistant Professor Pravitra Chandranupap  
Academic Year : 2007

### **Abstract**

Soda-Anthraquinone pulping of oil-palm frond-fiber strands was done following a central composite design involving two pulping variables (temperature: 150-165 °C, alkali charge: 35-45% NaOH, anthraquinone was fixed at 0.1%). Responses of pulp properties to the process variables were analyzed using statistical software (Design-expert). The results indicated that with the use of the additive antraquinone, total yield was higher. These properties were good to use in the paper industry. Pulping ttemperature and alkali charge statistically played important roles to the properties of the resultant pulps.

(Total 101 pages)

Keywords : Pulping, Papers, Oil Palm Fronds

---

\_\_\_\_\_  
Advisor

## กิตติกรรมประกาศ

วิทยานิพนธ์เรื่อง “อิทธิพลของตัวแปรที่มีต่อลักษณะเฉพาะของเยื่อจากทางใบปาล์มน้ำมัน” ซึ่งเป็นเรื่องเฉพาะทางจำเป็นต้องใช้เครื่องมือเฉพาะทางและความรู้ทางค้าน เคมีเชิงฟิสิกส์ (Physical Chemistry) และ การวิเคราะห์ทางเคมี (Chemical Analysis) ดังนั้น โครงการนี้สำเร็จลุล่วงไปได้ด้วยดีจึงต้องอาศัยบุคลากรแขนงต่างๆ ที่ให้ความอนุเคราะห์และความร่วมมือจากบุคลากรและหน่วยงานต่างๆ ข้อมูลวิชาการ เครื่องมือ อุปกรณ์ สารเคมี ทางผู้จัดทำโครงการพิเศษจึงขอขอบพระคุณอาจารย์ และหน่วยงานที่ให้ความอนุเคราะห์ ดังนี้

ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร.พนิตนาฎ จันทรานุภาพ ที่ให้คำปรึกษา คำแนะนำ รวมถึงความช่วยเหลือในด้านสถานที่ (โรงประลอง คณะวิศวกรรมศาสตร์ ภาควิชาวิศวกรรมเคมี มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีพระจอมเกล้าพระนครเหนือ)

ผู้ช่วยศาสตราจารย์ประวิตร จันทรานุภาพ อาจารย์ ดร.ศิริศาส อรื้อใจ และผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร.นิคม แหลมสัก ที่กรุณาให้คำปรึกษาแนะนำ รวมถึงความช่วยเหลือในด้านต่างๆ ทำให้งานสำเร็จได้ด้วยดี

นายกนิษฐ์ ตรีสุวรรณ เจ้าหน้าที่ทุกท่าน และ คณะวิศวกรรมศาสตร์ ภาควิชาวิศวกรรมเคมี ที่ให้ความอนุเคราะห์ในการใช้เครื่องมือและแนะนำวิธีการใช้ คือหน้าต้มเยื่อพร้อมชุดควบคุมที่เป็นประโยชน์แก่การทำโครงการพิเศษ ทำให้โครงการนี้สำเร็จลุล่วงได้ดี

กรรมวิทยาศาสตร์บริการ ที่ให้ความอนุเคราะห์เครื่องมือและอุปกรณ์ต่างๆ รวมทั้งเจ้าหน้าที่ทุกท่านที่ให้ความสำคัญในการทำโครงการพิเศษพร้อมทั้งสอนวิธีการขึ้นแผ่นกระดาษ และวิธีการทดสอบต่างๆ

คณาจารย์ซึ่งเป็นคณะกรรมการสอบโครงการพิเศษทุกท่านที่ให้คำแนะนำ และความคิดเห็นต่างๆ เพื่อแก้ไขโครงการพิเศษนี้ให้สมบูรณ์ยิ่งขึ้น รวมถึงอาจารย์ทุกท่านที่ให้ความรู้แก่ศิษย์ตลอดระยะเวลาที่ศึกษาอยู่ในภาควิชาวิศวกรรมเคมี จึงขอบพระคุณไว้ ณ ที่นี่ หากวิทยานิพนธ์เล่มนี้เกิดข้อผิดพลาดประการใด ทางผู้จัดทำต้องขออภัยมา ณ ที่นี่ด้วย

พัชรียา รัชฎา

สารบัญ	หน้า
บทคัดย่อภาษาไทย	๙
บทคัดย่อภาษาอังกฤษ	๑
กิตติกรรมประกาศ	๑
สารบัญตาราง	๗
สารบัญภาพ	๗
<b>บทที่ ๑ บทนำ</b>	<b>๑</b>
1.1 ความสำคัญของปัญหา	๑
1.2 วัตถุประสงค์	๔
1.3 ขอบเขตของงานวิจัย	๔
1.4 วิธีการวิจัย	๔
1.5 ประโยชน์ของการวิจัย	๔
<b>บทที่ ๒ ทฤษฎี</b>	<b>๕</b>
2.1 ความเป็นมาของกระดาษ	๕
2.2 ความรู้เบื้องต้น	๗
2.3 กระบวนการผลิตเยื่อ	๑๕
2.4 คุณสมบัติของกระดาษ	๒๑
2.5 งานวิจัยที่เกี่ยวข้อง	๓๑
<b>บทที่ ๓ วิธีการทดลอง</b>	<b>๓๕</b>
3.1 อุปกรณ์และสารเคมีในกระบวนการต้มเยื่อ	๓๕
3.2 การเตรียมตัวอย่าง	๓๕
3.3 วิธีการต้มเยื่อ	๓๖
3.4 การทดสอบเยื่อ	๓๘
3.5 วิธีทำการทดสอบเยื่อ	๓๙
<b>บทที่ ๔ ผลการทดลองและอภิปรายผล</b>	<b>๔๗</b>
4.1 ผลการวิเคราะห์องค์ประกอบทางเคมีของทางใบปาล์มน้ำมัน	๔๗
4.2 คุณสมบัติต่างๆ ของเยื่อหลังผ่านกระบวนการต้มเยื่อ	๔๘
<b>บทที่ ๕ สรุปผลการทดลอง</b>	<b>๖๑</b>
5.1 ผลการวิเคราะห์องค์ประกอบทางเคมี ของเยื่อจากทางใบปาล์มน้ำมัน	๖๑
5.2 สภาพต่างๆ ที่มีผลต่อกระบวนการผลิตเยื่อ และสมบัติของเยื่อ	๖๑
5.3 ข้อเสนอแนะ	๖๒

## สารบัญ (ต่อ)

	หน้า
เอกสารอ้างอิง	63
ภาคผนวก ก	67
การออกแบบการทดลองโดยใช้โปรแกรม Design-Expert	68
ภาคผนวก ข	75
การเตรียมสารเคมีและวิธีดำเนินการต่างๆ เกี่ยวกับการขึ้นแพ่นกระดาษ	76
ภาคผนวก ค	91
วัตถุคิบทางใบปาร์มน้ำมัน	92
ประวัติผู้วิจัย	101

## สารบัญตาราง

ตารางที่	หน้า
1-1 แนวทางปริมาณอุปสงค์และศักยภาพในการผลิตเยื่อกระดาษในประเทศไทย (หน่วย : หมื่นตัน)	2
1-2 สถิติกำลังการผลิต การผลิต อัตราการใช้กำลังการผลิต และการบริโภคกระดาษ ประเภทต่างๆ ของประเทศไทยปี 2006 (หน่วย : ล้านตัน)	3
1-3 อัตราการบริโภคกระดาษต่อประชากร 1 คนของประเทศไทย (Per Capital Consumption) (หน่วย : กิโลกรัม)	3
2-1 องค์ประกอบทางเคมีของไม้ใบกว้างและไม้ใบแคบ	11
2-2 เปรียบเทียบกระบวนการเตรียมเยื่อกระดาษ 3 แบบ	21
3-1 รายการและวิธีการทดสอบองค์ประกอบทางเคมีของทางใบปาล์มน้ำมัน	37
3-2 แสดงสภาวะที่ใช้ในการต้มเยื่อทางใบปาล์ม	37
3-3 แสดงมาตรฐานต่างๆ ที่ใช้ทดสอบคุณสมบัติเชิงกลของเยื่อ	38
3-4 ค่าไฟกเตอร์ F สำหรับปรับค่าเบอร์เซ็นต์ความแตกต่างของเบอร์เมงกานต์ที่ใช้	46
4-1 แสดงองค์ประกอบทางเคมีของทางใบปาล์มน้ำมันพันธุ์ Elaeis Guineensis	47
4-2 ค่าของตัวแปรที่ได้จากการคำนวนโดยโปรแกรม Design-Expert และการทดสอบสมบัติของกระดาษที่ผ่านกระบวนการต้มเยื่อ ด้วยวิธีโซดา-แอนทรากิโนน	50
4-3 แสดงผลการวิเคราะห์สมบัติของกระดาษที่ผ่านกระบวนการต้มเยื่อ ด้วยวิธีโซดาที่ได้จากการคำนวนของโปรแกรม Design-Expert	51
ก-1 แสดงค่าความชื้นของทางใบปาล์มน้ำมัน	71
ก-2 แสดงค่าความชื้นของเยื่อที่ได้ ปริมาณเยื่อที่ผ่านการคัดแยกเยื่อ และปริมาณเยื่อที่ไม่สามารถผ่านการคัดแยกเยื่อ	71
ก-3 แสดงค่าต่างๆ ที่ใช้ในการหาค่าดัชนีการให้น้ำให้ผ่านของเยื่อ	72
ก-4 แสดงค่าความขาวสว่างของเยื่อ	72
ก-5 แสดงค่าดัชนีความด้านแรงดึงขาด	73
ก-6 แสดงค่าดัชนีความด้านแรงดันทะลุขาด	73
ก-7 แสดงค่าดัชนีความด้านแรงนีกขาด	74

## สารบัญภาพ

ภาพที่	หน้า
2-1 โครงสร้างไมมเลกุลของเซลลูโลส	9
2-2 โครงสร้างไมมเลกุลของเอมิเซลลูโลส	10
2-3 โครงสร้างไมมเลกุลของลิกนิน	11
2-4 องค์ประกอบภายในของเนื้อไม้	12
2-5 รูปร่างของเซลล์ชนิดต่างๆ ในไม้ใบแคบ และไม้ใบกว้าง	13
2-6 แสดงโครงสร้างและองค์ประกอบทางเคมีของเส้นใย	15
2-7 แสดงกระบวนการผลิตเยื่อคราฟท์และกระดาษในปัจจุบัน	18
2-8 เครื่องมือที่ใช้วัดน้ำหนักมาตรฐาน	23
2-9 วิธีตรวจสอบความสม่ำเสมอของเนื้อกระดาษ (Formation)	24
2-10 ความแตกต่างของผิวกระดาษทั้ง 2 ด้าน ในด้านการจัดเรียงตัวของเส้นใย	25
2-11 รอยตะแกรงของผิวกระดาษ	25
2-12 การตรวจสอบทิศทางของเส้นใยโดยการโถึงของกระดาษ	26
2-13 การตรวจสอบทิศทางของเส้นใยโดยการนิ่กกระดาษ	26
2-14 การตรวจสอบทิศทางของเส้นใยโดยการพับกระดาษ	27
2-15 การตรวจสอบทิศทางของเส้นใยโดยดูความทรงรูป	27
3-1 หม้อต้มเยื่อพร้อมชุดควบคุม	35
4-1 กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่าง ปริมาณเยื่อทั้งหมดที่ได้หลังจากการต้ม กับสภาวะในการต้มเยื่อต่างๆ กัน ที่เวลา 2 ชั่วโมง	52
4-2 กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณเยื่อที่ผ่านการคัดขนาด (ก) และ เยื่อที่ไม่ผ่านการคัดขนาด (ข) กับสภาวะในการต้มเยื่อต่างๆ กัน ที่เวลา 2 ชั่วโมง	52
4-3 กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่าง ค่าแคปปากับสภาวะในการต้มเยื่อต่างๆ ที่เวลา 2 ชั่วโมง	53
4-4 กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่าง ดัชนีการให้น้ำไหลดผ่านของเยื่อกับสภาวะในการต้มเยื่อต่างๆ กัน ที่เวลา 2 ชั่วโมง	54
4-5 กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่าง ค่าความขาวสว่างกับสภาวะในการต้มเยื่อต่างๆ กันที่เวลา 2 ชั่วโมง	55
4-6 กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่าง ค่าดัชนีความต้านแรงดึงขาดกับสภาวะในการต้มเยื่อต่างๆ กัน ที่เวลา 2 ชั่วโมง	56

## สารบัญภาพ (ต่อ)

ภาพที่	หน้า
4-7 กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่าง ค่าดัชนีความด้านแรงดันทะลุขาดกับสภาวะในการต้มเยื่อต่างๆ กัน ที่เวลา 2 ชั่วโมง	57
4-8 กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่าง ดัชนีการด้านแรงนิ่กขาดกับสภาวะในการต้มเยื่อต่างๆ กัน ที่เวลา 2 ชั่วโมง	58
ค-1 ตัน และทางใบปาล์มน้ำมันตามธรรมชาติ	92
ค-2 ลักษณะของทางใบปาล์มน้ำมันที่ลอกเปลือกออกแล้ว	92
ค-3 เครื่องกระจาดเยื่อ (Disintegrator)	92
ค-4 เครื่องกระจาดเยื่อความชื้นสูง (Hydra Pulper)	92
ค-5 เครื่องคัดแยกเยื่อแบบตะแกรงราน (Screener)	92
ค-6 เครื่องทำแพ่นทดสอบมาตรฐาน	93
ค-7 เครื่องอัดแพ่นทดสอบมาตรฐาน	93
ค-8 เครื่องวัดปริมาณความชื้นแบบอัตโนมัติ (Moisture Analyzer)	93
ค-9 เครื่องชั่ง (Analytical Balance)	93
ค-10 เครื่องทดสอบการอุ้มน้ำของเยื่อ (Freeness Tester)	93
ค-11 ตู้อบกระดาษ	93
ค-12 อุปกรณ์ตัดชิ้น	
ค-13 ชุดทดสอบ	94
ค-14 เครื่องทดสอบความด้านแรงดันทะลุ	94
ค-15 เครื่องทดสอบความด้านแรงดึง Pendulum	94
ค-16 เครื่องทดสอบความด้านแรงนิ่กขาด	94
ค-17 แสดงส่วนประกอบของหม้อต้ม	95
ค-18 เยื่อที่ผ่านการต้มแล้ว ( $\text{pH}=7$ )	96
ค-19 เยื่อที่ผ่านการต้มและถัง	96
ค-20 เยื่อที่ต้มที่สภาวะ $150^{\circ}\text{C}$ , 35% NaOH	96
ค-21 เยื่อที่ต้มที่สภาวะ $165^{\circ}\text{C}$ , 35% NaOH	96
ค-22 เยื่อที่ต้มที่สภาวะ $150^{\circ}\text{C}$ , 45% NaOH	97
ค-23 เยื่อที่ต้มที่สภาวะ $165^{\circ}\text{C}$ , 45% NaOH	97
ค-24 เยื่อที่ต้มที่สภาวะ $155^{\circ}\text{C}$ , 40% NaOH	97

## สารบัญภาพ (ต่อ)

ภาพที่	หน้า
ค-25 เยื่อที่ต้มที่สกาวะ $147^{\circ}\text{C}$ , 40% NaOH	98
ค-26 เยื่อที่ต้มที่สกาวะ $168^{\circ}\text{C}$ , 40% NaOH	98
ค-27 เยื่อที่ต้มที่สกาวะ $155^{\circ}\text{C}$ , 33% NaOH	98
ค-28 เยื่อที่ต้มที่สกาวะ $155^{\circ}\text{C}$ , 47% NaOH	99

## บทที่ 1

### บทนำ

#### 1.1 ความสำคัญของปัญหา

การใช้กระดาษแต่ละประเภท ผู้ใช้ต้องคำนึงถึงความเหมาะสมกับการใช้งานประเภทต่างๆ โดยที่ความต้องการใช้กระดาษแต่ละประเภทมีปริมาณแตกต่างกัน ทั้งนี้สอดคล้องกับสภาพสังคม เศรษฐกิจ และอัตราการเพิ่มของประชากรแต่ละประเทศ สำหรับประเทศไทย ความต้องการใช้กระดาษทุกประเภทมีแนวโน้มเพิ่มขึ้น ปริมาณเยื่อที่ผลิตได้กับเยื่อที่ต้องนำไปจากต่างประเทศ เพิ่มขึ้นด้วย จะเห็นได้จากตารางที่ 1-1, 1-2 และ 1-3 ส่งผลให้การผลิตเยื่อกระดาษทุกประเภท ในประเทศไทย ประสบปัญหาการขาดแคลนวัตถุคุณภาพในการผลิตเยื่อกระดาษ ประกอบกับแนวคิด การใช้ทรัพยากรธรรมชาติเชิงอนุรักษ์ การผลิตเยื่อกระดาษจากพืชยืนต้นจึงลดลง เนื่องจากพืชยืนต้น เป็นพืชที่มีคุณค่าทางเศรษฐกิจในตัวมากกว่าที่จะนำมาใช้ในการผลิตเยื่อกระดาษ อีกทั้งการตัด พืชยืนต้นจากป่าธรรมชาติ เพื่อการผลิตเยื่อกระดาษเป็นสาเหตุสำคัญของการหนึ่งที่ทำให้ป่าไม้ ถูกทำลายอย่างรวดเร็ว ก่อให้เกิดผลกระทบต่อสภาพสมดุลของระบบ biosphere และ เนื่องจากเยื่อกระดาษที่ผลิตได้ในประเทศไทย จัดว่าเป็นเยื่อไส้สันสีปานกลาง จึงจำเป็นที่ต้อง นำเข้าเยื่อไส้จากต่างประเทศในปริมาณสูงต่อไป ด้วยปัจจัยต่างๆ เหล่านี้ ส่งผลให้ทั้งทาง ภาคธุรกิจและเอกชนพยายามหาวัตถุคุณภาพที่จะนำมาใช้ทำเส้นใย ทดแทนเส้นไบยาวที่ต้องนำเข้าจาก ต่างประเทศ แนวทางการแก้ไขปัญหาการขาดแคลนวัตถุคุณภาพในการผลิตเยื่อกระดาษ เพื่อให้มี กระดาษใช้งานได้เพียงพอ กับความต้องการที่เพิ่มขึ้นทำได้หลายวิธี ได้แก่ การนำกระดาษที่ใช้แล้ว หมุนเวียนกลับเข้าสู่กระบวนการผลิต (Recycle) และการศึกษาวิจัยหาแหล่งวัตถุคุณภาพจากพืชล้มลุก โดยเฉพาะวัชพืชที่มีอยู่มากในหลายชนิด

ผู้ผลิตกระดาษหลายๆ แห่งในยุโรป และอเมริกา ค้นหาแหล่งของเส้นใย ทดแทน และพบว่าปาล์มน้ำมันสายพันธุ์ Elaeis Guineensis สามารถนำมาผลิตเป็นเส้นใยของ กระดาษได้ เช่นเดียวกับวัตถุคุณภาพอื่นๆ ทางตะวันตก และภาคกลางของแอฟริกา นิยมปลูกปาล์มน้ำมัน กันอย่างกว้างขวาง เช่นเดียวกับมาเลเซีย และอินโดนีเซีย [1] โดยเฉพาะอย่างยิ่งในไทย เกษตรกร รายย่อยหันมาปลูกปาล์มน้ำมันอย่างจริงจัง ทำให้ปาล์มน้ำมันพัฒนาเข้าสู่ระบบการค้าและอุตสาหกรรม มากขึ้น และเนื่องจากจำเป็นที่จะต้องตัดทางใบทิ้งทุกปี และทุกครั้งที่ตัดจะตายปาล์ม ทางใบปาล์ม จะใช้คุณพื้นที่ส่วนที่เป็นทางเดินระหว่างแควป่า แต่เมื่อมีเป็นจำนวนมากจึงทำให้เกิดความเสียหาย แก้วงเป็นที่อยู่อาศัยของหนู ซึ่งจะกลับมาทำความเสียหายให้กับสวนปาล์ม โดยการกินผลปาล์ม

ก่อให้เกิดผลกระทบทางสิ่งแวดล้อมเพิ่มขึ้น อีกทั้งเส้นใยที่ได้จากการใบปาล์มน้ำมัน เป็นเส้นใยที่ค่อนข้างยาว โดยความยาวเฉลี่ย 1.59 มิลลิเมตร ยาวกว่าเส้นใยจากไม้ใบกว้าง (Hardwood) บางชนิดอีกด้วย เส้นใยที่ได้มีความทนต่อการยืด และดึงได้สูง [2] ดังนั้นทางใบปาล์มน้ำมันนับว่า เป็นทางเลือกที่น่าสนใจมากอีกทางหนึ่ง ในการใช้เป็นวัตถุดินในการผลิตเยื่อกระดาษในประเทศไทย

**ตารางที่ 1-1 แนวทางปริมาณอุปสงค์และศักยภาพในการผลิตเยื่อกระดาษในประเทศไทย**  
(หน่วย : หมื่นตัน)

ปี	2003	2004	2005	2006	2007	2008	2009	2010
Consumption								
- Short fiber	754	862	914	969	1,027	1,088	1,154	1,223
- Long fiber	426	363	338	358	379	402	425	450
Total	1,810	1,225	1,252	1,327	1,406	1,490	1,579	1,673
Capacity								
- Short fiber	987	1,143	1,143	1,143	1,343	1,543	1,543	1,543
- Long fiber	-	-	-	-	-	-	-	-
Total	987	1,143	1,143	1,143	1,343	1,543	1,543	1,543
Production								
- Short fiber	1,000	1,000	1,061	1,143	1,283	1,503	1,543	1,543
- Long fiber	-	-	-	-	-	-	-	-
Total	1,000	1,000	1,061	1,143	1,283	1,503	1,543	1,543
Surplus (Shortage)								
- Short fiber	246	138	148	174	256	415	389	320
- Long fiber	(426)	(363)	(338)	(358)	(379)	(402)	(425)	(450)

ที่มา : สมาคมอุตสาหกรรมเยื่อและกระดาษไทย : พฤศจิกายน 2549

**ตารางที่ 1-2 สัดส่วนกำลังการผลิต การผลิต อัตราการใช้กำลังการผลิต และการบริโภคกระดาษ  
ประเภทต่างๆ ของประเทศไทยปี 2006 (หน่วย : ล้านตัน)**

ประเภท	กำลังการผลิต		การผลิต		อัตรา <sup>การใช้ กำลัง การ ผลิต</sup>	การบริโภค		ปริมาณ การ บริโภคต่อ <sup>หัว</sup>
	ปริมาณ (พันตัน)	ร้อย ละ	ปริมาณ (พันตัน)	ร้อย ละ		ปริมาณ (พันตัน)	ร้อย ละ	
กระดาษคราฟท์	2,673	59	2,405	61	90	1,913	57	31
กระดาษพิมพ์เงิน	1,264	28	1,074	27	85	803	24	13
กระดาษแข็ง	300	7	255	6	85	268	8	4
กระดาษหангสีอพิมพ์	135	3	131	3	97	289	9	5
กระดาษชำระ	129	3	103	3	80	71	2	1
รวม	4,501	100	3,968	100	87	3,344	100	54

ที่มา : สมาคมอุตสาหกรรมเยื่อและกระดาษไทย : พฤศจิกายน 2549

**ตารางที่ 1-3 อัตราการบริโภคกระดาษต่อประชากร 1 คนของประเทศไทย  
(Per Capital Consumption) (หน่วย : กิโลกรัม)**

ปี	2003	2004	2005	2006	2007	2008	2009	2010
ปริมาณบริโภค	42	47	50	54	57	61	65	70

ที่มา : สมาคมอุตสาหกรรมเยื่อและกระดาษไทย : พฤศจิกายน 2549

กระบวนการผลิตเยื่อกระดาษ (Pulping) สำหรับวัตถุคือกระแทกหัวตุบคือที่ไม่ใช่ไม้ นิยมใช้กระบวนการโซดา (Soda Process) โดยการใช้สารเคมีคือ โซเดียมไฮดรอกไซด์ (NaOH) ในการกำจัดลิกนิน ซึ่งคุณภาพของเยื่อกระดาษที่ได้จะขึ้นอยู่กับสภาพแวดล้อม เช่น ความชื้น ความชื้นในกระบวนการต้มเยื่อ ที่สำคัญได้แก่ ขนาดของชิ้นไม้ อุณหภูมิที่ใช้ในการต้มเยื่อ เวลาที่ใช้ในการต้มเยื่อ ปริมาณสารเคมีที่เติมเข้าไป และอัตราส่วนของสารละลายต่อน้ำไม้ เพื่อศึกษาอิทธิพลของตัวแปรที่มีผลต่อการผลิตเยื่อ ดังนั้นการสร้างแบบจำลองของการผลิตเยื่อ ด้วยวิธีการที่พื้นผิวนอนตอบต่อตัวแปรในการทดลอง ด้วยวิธีการคิดเชิงตัวเลข (Numerical Method) โดยโปรแกรมดีไซน์เอ็กซ์เพร็ฟ (Design Expert) จึงถูกออกแบบเพื่อช่วยในการวิเคราะห์ให้มีความน่าเชื่อถือหรือหาค่าความผิดพลาดที่น้อยที่สุด

## 1.2 วัตถุประสงค์

- 1.2.1 ศึกษาวิธีการและขั้นตอนการผลิตเยื่อจากส่วนทางใบของปาล์มน้ำมัน โดยใช้วิธีเคมี
- 1.2.2 วิเคราะห์ห้องค์ประกอบทางเคมีต่างๆ ของวัตถุดิน เซ่น ปริมาณลิกนิน, ปริมาณเซลลูโลส เป็นต้น
- 1.2.3 ศึกษาผลของคุณสมบัติเชิงกลของกระดาษจากเยื่อที่ผลิตได้ โดยศึกษาผลกระทบของเวลาและสารเคมีที่ใช้
- 1.2.4 วิเคราะห์คุณสมบัติเชิงกลของกระดาษจากเยื่อที่ผลิตได้

## 1.3 ขอบเขตของงานวิจัย

- 1.3.1 ศึกษาทฤษฎีกับกระบวนการผลิตเยื่อกระดาษ รวมทั้งผลงานวิจัยที่เกี่ยวข้อง
- 1.3.2 ทำการทดลองเพื่อศึกษาปัจจัยที่มีผล ต่อการขัดลิกนิน ในกระบวนการผลิตเยื่อ
- 1.3.3 ทำการทดลองเพื่อศึกษาปัจจัยที่มีผลต่คุณสมบัติเชิงกลของเยื่อที่เตรียมได้

## 1.4 วิธีการวิจัย

- 1.4.1 จัดทำและเตรียมวัตถุดินที่ใช้ในการผลิตเยื่อจากปาล์มน้ำมัน
- 1.4.2 ศึกษาทฤษฎี รวมทั้งผลงานวิจัยที่เกี่ยวข้อง เพื่อเลือกกระบวนการที่ใช้ในการผลิตเยื่อด้วยวิธีเคมี
- 1.4.3 ศึกษาปัจจัยที่มีผลต่อการขัดลิกนิน ในการผลิตเยื่อ โดยตัวแปรที่ทำการศึกษา คือ ปริมาณสารเคมี และ เวลาที่ใช้ในการผลิตเยื่อ
- 1.4.4 ศึกษาหาคุณสมบัติของเยื่อที่เตรียมได้ที่สภาวะต่างๆ โดยวัดหาดัชนีความขาวสว่าง, ชนิดความด้านแรงดึงขาด, ดัชนีความด้านแรงดันทะลุขาด, ดัชนีความด้านแรงฉีกขาด และหาปริมาณลิกนินที่เหลืออยู่จากค่าแคปปา

## 1.5 ประโยชน์ของการวิจัย

- 1.5.1 เป็นการนำวัสดุเหลือใช้จากการเกษตรมาเพิ่มมูลค่า
- 1.5.2 ข้อมูลที่ได้จากการวิจัยนี้ สามารถใช้เป็นพื้นฐานความรู้เกี่ยวกับการผลิตเยื่อกระดาษ จากปาล์มน้ำมัน เพื่อนำไปประยุกต์ใช้ในระดับอุตสาหกรรมต่อไป
- 1.5.3 เป็นทางเลือกในการใช้วัสดุทดแทนในการผลิตเยื่อกระดาษ

## บทที่ 2

### ทฤษฎี

#### 2.1 ความเป็นมาของกระดาษ

และถ้าหากอุดภาพสู่อนุชนรุ่นหลัง แต่เมื่อไม่มีวัสดุใดๆ จะสนองความนึกคิดเช่นนั้น คนสมัยดึก-คำบรรพ์จึงใช้วิธีวาดภาพสัตว์ต่างๆ ลงบนผนังถ้ำ เช่น คนจีนโบราณนิยมแกะลักษณะดูกลักษณะ หรือสิ่งของคนกรีกในอดีตกจะเขียนความรู้ และความคิดลงบนหนังสัตว์

ชนเผ่ามา雅ใช้วิธีวาดภาพบนเปลือกไม้ ชาวอียิปต์โบราณผลิตกระดาษจากหญ้าที่เรียกว่า ปาปิรุส (Papyrus) และเรียกว่า กระดาษปาปิรุส พนว่ามีการใช้ชาเรกนทสวด และคำสาบานบรรจุไว้ในพิระมิดของอียิปต์ นักประวัติศาสตร์เชื่อว่ามีการใช้กระดาษที่ทำจากปาปิรุสมาตั้งแต่ปฐมราชวงศ์ของอียิปต์ (ราว 3,000 ปีก่อนคริสตศาก)

ในปี ก.ศ. 105 [4] จีน โดย Tsai Lun ทำกระดาษโดยใช้ผ้า纤维 และด้ายที่ใช้ห่อแท้ กระดาษที่เขาประดิษฐ์ขึ้นนี้มีคุณมุ่งหมายจะให้เป็นวัสดุสำหรับเขียนแทนผ้าไหม เพราะผ้าไหมในสมัยนั้นมีราคาแพงมาก นอกจากคนจีนจะรู้จักทำกระดาษสำหรับเขียนแล้ว ยังรู้จักใช้เงินที่ทำด้วยกระดาษอีกด้วย

กองทัพจีนรบกับกองทัพมุสลิม เขยศึกชาวจีน 2 คน ได้เปิดเผยวิธีการทำกระดาษแก่ชาวมุสลิมก่อนได้รับการปล่อยตัวไป ชาวมุสลิมปรับปรุงวิธีการทำกระดาษให้บางขึ้น โดยนำผ้าลินิน ตอกด้วยก้อน เพื่อให้เยื่อที่ได้มีลักษณะบางขึ้นแทนเปลือกของต้นหม่อนอย่างที่ชาวจีนทำ แบบเดด สมัยนั้นมีโรงงานทำกระดาษมากมาย จากนั้นยังกระจายไปสู่อีกหลายๆ ส่วนของโลก กระดาษที่ส่งออกไปยุโรปโดยมากทำในเมืองคามัสกัล (ซีเรียในปัจจุบัน) จากนั้นโรงงานกระดาษที่เพื่องฟูอยู่ในอิรัก ซีเรีย และปาเลสไตน์ ก็ขยายตัวไปสู่ทางตะวันตก ในทวีปอาฟริกา โรงงานกระดาษแห่งแรกของประเทศอียิปต์ตั้งขึ้น

ในปี ก.ศ.850 [5] จากนั้นขยายไปมอร็อกโก และแพร่สอนในปี ก.ศ.950 จึงขยายไปยังอาณาจักรมุสลิม อันคาลูเซีย (สเปนสมัยนี้) ศูนย์กลางของโรงงานกระดาษที่ อันคาลูเซียอยู่ที่ ชาตินา (Xatiba) จากสเปนและเกาะซิซิลี การทำกระดาษได้ขยายไปสู่ชาวคริสเตียนในอิตาลี ดูเหมือนว่าจะมีการอ้างอิงถึงกระดาษเป็นครั้งแรกในโลกตะวันตกช่วงกลางศตวรรษที่ 12 จากหนังสือ “The Art of the Painter” ใน Theophilus Presbyter จากนั้นในปี ก.ศ.1293 มีการตั้งโรงงานกระดาษที่โบโลญญา (Bologna)

ในปี ค.ศ.1309 เริ่มมีการใช้กระดาษเป็นครั้งแรกในอังกฤษ จากนั้นในปลายศตวรรษที่ 14 ชาวเยอรมันจึงพึ่งรู้จักกระดาษ จนถึงสิ้นสุดโลกสมัยกลางที่ศูนย์กลางการผลิตกระดาษของยุโรปอยู่ที่ด้านหนึ่งของอิตาลี

คำว่า กระดาษ [5] ในภาษาไทยไม่ปรากฏที่มารอย่างแน่ชัด มีผู้สันนิษฐานว่าน่าจะทับศัพท์มาจากภาษาโปรตุเกสว่า Kratus แต่ความจริงแล้ว คำว่ากระดาษ ในภาษาโปรตุเกส ใช้ว่า Papel ส่วนที่ใกล้เคียงภาษาไทยมากที่สุด น่าจะเป็นคำศัพท์ในภาษามาลายูคือ Kertas หมายถึงกระดาษ เช่นกัน กระดาษในสยามไม่ปรากฏหลักฐานชัดเจน ประวัติกระดาษในสมัยโบราณของไทย การศึกษาส่วนมากจะอาศัยการท่องจำต่อๆ กันมาในระดับท้องถิ่น มีบางส่วนที่ได้จดบันทึกไว้เป็นตำรา บนแผ่นศิลา แผ่นหิน แผ่นดินเผา ใบลาน เมื่อมีการทำกระดาษก็จดบันทึกลงบนกระดาษ สำหรับกระดาษในระยะแรกๆ เป็นกระดาษที่ทำจากเยื่อข้อบอย เรียกว่า สมุดข้อบอย กระดาษข้อบอยในสมัยโบราณ มี 2 สาย ได้แก่ กระดาษข้อบอยสีขาว เสี่ยนด้วยสีดำ สีแดง หรือสีทอง และกระดาษข้อบอยสีดำที่ผสมหรือทาด้วยผงถ่านสีดำ เสี่ยนด้วยสีขาวหรือสีทองสีทองส่วนมากทำจากหอรำดานกลีบทอง สีทองที่ทำจากผงทองคำก็มี [3] รามีกระดาษที่เรียกว่า สมุดไทย ผลิตจากเยื่อไม้ทุบละเอียด ต้มจนเปื่อย ใส่แป้งเพื่อให้นึ่องกระดาษเนียนยว แล้วนำไปกรองในระบบเล็กๆ ทิ้งไว้จนแห้ง แล้วลอกออกมานึ่ง แผ่น พับทบไปมาจนตลอดความยาว จึงได้เป็นเล่มสมุด เรียกว่า สมุดไทยขาว หากต้องการสมุดไทยดำ ก็จะผสมผงถ่านในขั้นตอนการผลิต ในทางภาคเหนือของไทย มีการผลิตกระดาษด้วยวิธีการคล้ายคลึงกัน เรียกว่า กระดาษสา เมื่อนำมาทำเป็นสมุดใช้เสี่ยนเรียกว่า ปืนสา

รัฐบาลในอดีต ได้เริ่มเห็นความสำคัญของการผลิตเยื่อกระดาษ เพื่อทดแทนการนำเข้าโดยจัดตั้งโรงงานขึ้น 2 แห่ง คือ โรงงานกระดาษสามเสน เมื่อปี พ.ศ. 2466 เป็นการริเริ่มของกรมแผนที่ทหารบก กระทรวงกลาโหม ทำการผลิตกระดาษด้วยเศษกระดาษได้วันละ 1 ตัน และโรงงานกระดาษกาญจนบุรี เมื่อปี พ.ศ. 2478 ทำการผลิตเยื่อกระดาษ และกระดาษพิมพ์เสี่ยน โดยใช้ไม้ไผ่เป็นวัตถุดินผลิตกระดาษเสี่ยนได้วันละ 10 ตัน ต่อมาในปี พ.ศ. 2485 ได้มีการจัดตั้งกระทรวงอุตสาหกรรมขึ้น โรงงานผลิตเยื่อกระดาษและกระดาษทึ้ง 2 แห่ง จึงได้มีการโอนกิจการขึ้นกับกรมโรงงานอุตสาหกรรม กระทรวงอุตสาหกรรม หลังจากนั้นในปี พ.ศ. 2488 รัฐบาลในสมัยนั้น ได้จัดตั้งโรงงานผลิตเยื่อกระดาษและกระดาษพิมพ์เสี่ยนขึ้นอีก 1 แห่ง คือ โรงงานกระดาษบางปะอิน โดยใช้ฟางข้าวและหญ้าขยะเป็นวัตถุดินในการผลิต โดยสามารถผลิตเยื่อกระดาษได้ประมาณปีละ 9,000 ตัน และกระดาษพิมพ์เสี่ยนได้ประมาณปีละ 12,000 ตัน กระดาษเป็นแผ่นวัสดุที่ได้จากการประสานติดกันของเส้นใยเล็กๆ ที่เรียกว่า เยื่อ (Pulp) กระจัดกระจายอยู่ในเนื้อกระดาษประมาณร้อยละ 70-90 ของน้ำหนักกระดาษ ปัจจัยสำคัญที่มีผลต่อคุณสมบัติของเยื่อกระดาษ และทำให้เยื่อกระดาษมีหลายชนิดคือ ชนิดของพืชที่ใช้เป็นวัตถุดิน สภาพแวดล้อมการผลิตเยื่อ ซึ่งมีอยู่

3 กระบวนการ กือ การผลิตเยื่อเชิงกล (Mechanical Pulping Process) การผลิตเยื่อเคมี (Chemical Pulping Process) และการผลิตเยื่อกึ่งเคมี (Semi-Chemical Pulping Process)

## 2.2 ความรู้เบื้องต้น

2.2.1 ประเภทของเส้นใย ปัจจุบันจากความเจริญก้าวหน้าทางเทคโนโลยีทำให้มุขย์สามารถสังเคราะห์เส้นใยขึ้นมาได้เองได้ นอกจากนี้จากเส้นใยที่มีอยู่เดิมในธรรมชาติ ดังนั้นอาจแบ่งแหล่งที่มาของเส้นใยได้ ดังนี้

2.2.1.1 เส้นใยธรรมชาติ (Natural Fiber) อาจแยกตามแหล่งกำเนิดได้ ดังนี้

ก) เส้นใยสัตว์ (Animals Fiber) เส้นใยชนิดนี้มีองค์ประกอบของทางเคมีเป็นโปรตีนโดยส่วนใหญ่แหล่งเส้นใยได้แก่

1. ขนสัตว์และผม (Wool and Hair) เป็นเส้นใยที่ได้จากขนและผมของสัตว์ เช่น ขนแกะและผมอูฐ เป็นต้น

2. เส้นไหม (Silk) เช่น เส้นไหมที่ได้จากตัวไหม

ข) เส้นไไม้ (Wood Fiber) เส้นใยชนิดนี้มีองค์ประกอบของทางเคมีเป็นสารจำพวกการโน๊อกเครตเป็นส่วนใหญ่ได้จากไม้ขันตัน (Wood) และพวกรที่ไม่ใช่ไม้ขันตัน (Non-Wood) เช่น ไม้สน ไม้บalsa ไม้บักกิลปิตตัส และฟางข้าว เป็นต้น

ค) เส้นใยจากแร่ (Mineral Fiber) เป็นเส้นใยแร่ที่เกิดขึ้นเองตามธรรมชาติ เช่น Asbestos ชนิดต่างๆ

2.2.1.2 เส้นใยสังเคราะห์ (Synthetic or Man-Made Fiber) เกิดขึ้นจากความก้าวหน้าทางเทคโนโลยี เส้นใยที่ได้มีทั้งที่ทำจากวัตถุคิบจำพวกสารอินทรีย์ และสารอนิทรีย์ เส้นใยในกลุ่มนี้มีมากมาย และใช้กันอย่างกว้างขวางในปัจจุบัน เช่น Viscose-Rayon, Nylon, Acrylic, Elastomer และ Glaso-Fiber เป็นต้น

2.2.2 แหล่งเส้นใยในการผลิตเยื่อกระดาษ ไม้จัดเป็นวัตถุคิบสำคัญในการทำเยื่อกระดาษ (Wood Pulp) สามารถจำแนกออกได้เป็น 2 กลุ่มใหญ่ กือ

2.2.2.1 ไม้ขันตัน (Wood) แบ่งออกเป็น 2 ชนิด [6] กือ

ก) ไม้ใบแคน (Softwood) เป็นไม้จำพวก Coniferous หรือ Gymnosperm มีใบเป็นรูปเข็ม ไม่ผลัดใบ เช่น Spruce, Pine และ Fir ในประเทศไทยมี 2 ชนิด กือ สนสองใบ และสนสามใบ เส้นใยมีความยาวเฉลี่ยประมาณ 3 มิลลิเมตร เยื่อที่ได้จากไม้ใบแคนเรียกว่า เยื่อใบยา และการเรียกชื่อทางการค้ามักมีอักษร “N” (Needle) นำหน้า เช่น NBKP (Needle Bleached Kraft Pulp) เพื่อระบุว่าเป็นเยื่อใบยา

ข) ไม้ใบกว้าง(Hardwood) เป็นไม้จำพวกAngiosperm โดยทั่วไปมีใบกว้าง (Broad Leaved) ในเขตตอบอุ่นไม้พากนี้จะผลัดใบ (Deciduous) เส้นใยของไม้ใบกว้างมีความยาวเฉลี่ยประมาณ 1-2 มิลลิเมตร เช่น Eucalyptus, Birch, Aspen และการเรียกชื่อทางการค้ามักมีอักษร “L” (Leaved) นำหน้า เช่น LBKP (Leaved Bleached Kraft Pulp) เพื่อบ่งชี้ว่าเป็นเยื่อไม้ใบกว้าง

2.2.2.2 พากที่ไม่ใช่ไม้ยืนต้น (Non – Wood) เส้นใยที่จัดอยู่ในกลุ่มนี้ ได้จาก

ก) ส่วนที่เหลือทั้งทางการเกษตร (Agriculture Residue) เช่น พ่างข้าว และชานอ้อย

ข) พืชตระกูลหญ้า (Natural Growing Plants) เช่น ไม้ไผ่ และหญ้าจรอับ

ค) พืชเส้นใยต่างๆ (Crop Fiber)

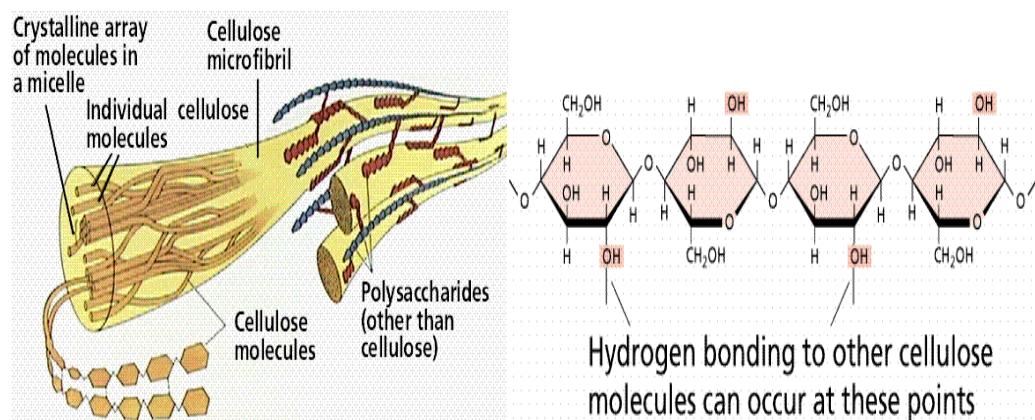
1. เส้นใยที่ได้จากส่วนเปลือกและลำต้น (Bast or Stem) เช่น Hemp, Ramie, Flax, ปอกระเจา (Jute), ปอแก้ว (Kenaf) และปอกระสา เป็นต้น

2. เส้นใยที่ได้จากส่วนใบ (Leaf Fiber) เช่น Abaca, สับปะรดและป่านศรนารายน์ (Sisal) เป็นต้น

3. เส้นใยที่ได้จากเมล็ด (Seed Fiber) เช่น ฝ้าย

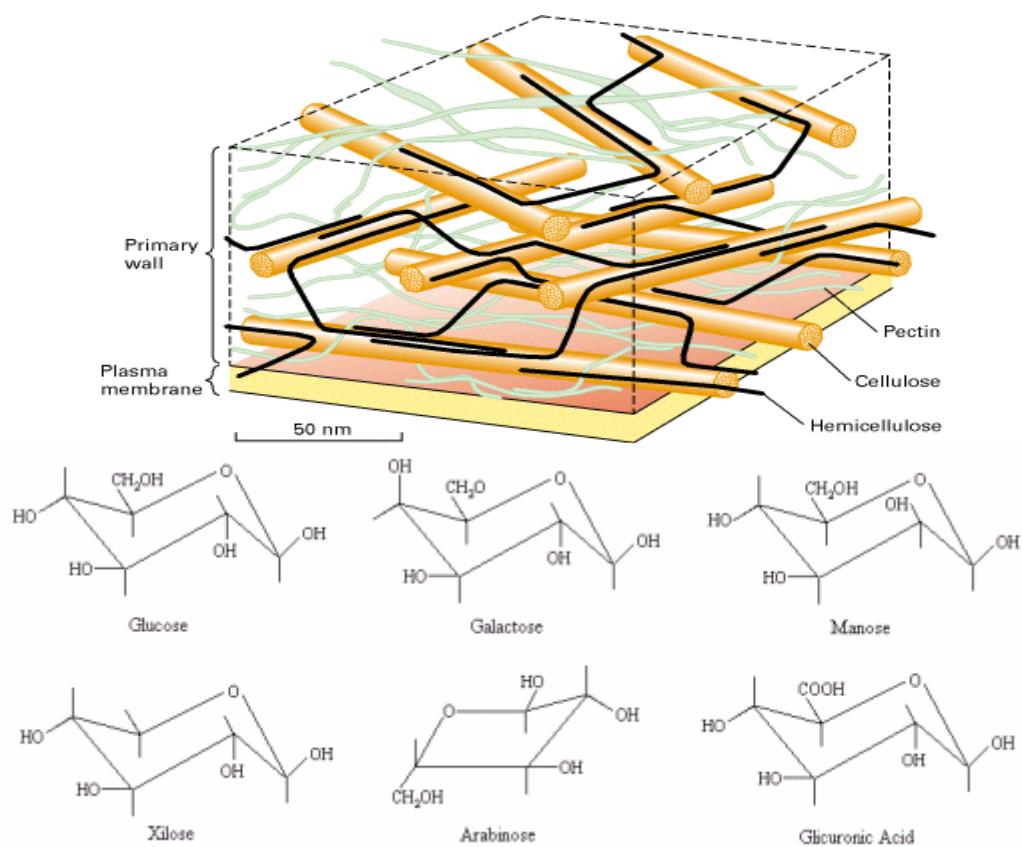
2.2.3 องค์ประกอบทางเคมีของไม้ (Chemical Composition of Wood) องค์ประกอบทางเคมีของวัตถุดินในการผลิตเยื่อกระดาษไม่ว่าจะเป็น ไม้ใบกว้าง ไม้ใบแคบ หรือพากที่ไม่ใช่ไม้ยืนต้น ประกอบด้วย เชลลูโลส (Cellulose) เฮมิเชลลูโลส (Hemicellulose) ลิกนิน (Lignin) และสารแทรก (Extractives) เป็นต้น

2.2.3.1 เชลลูโลส คือ ไฮโรมโพลิเมอร์ (Homopolymer) ของดี-กลูโคส (D-Glucose) เกาะกันด้วย 1, 4 - Glucosidic Bond มีลักษณะเป็นเส้นตรง (Straightened Chain) มีความยาวตามธรรมชาติประมาณ 10,000 หน่วย ในระหว่างแคลมีการขึ้นด้วยน้ำที่ยกันด้วย พันธะไฮโดรเจน (H-bond) ซึ่งมีขนาดประมาณ  $35^{\circ}\text{A}$  เรียกว่า Elementary Fibril อันเป็นหน่วยที่เล็กที่สุดที่ปรากฏ เป็นเอกเทศตามธรรมชาติ ดังภาพที่ 2-1 เชลลูโลสมีความเป็นผลึกประมาณมากกว่าร้อยละ 60-80 หนานานต่อสารเคมี โดยมีสารเคมีที่ละลายเชลลูโลสได้ไม่กี่ชนิด เช่น กรดซัลฟิวริกความเข้มข้นมากกว่าร้อยละ 68 กรดเกลือความเข้มข้นมากกว่าร้อยละ 41 ซิงค์คลอไรด์ ( $\text{ZnCl}_2$ ), Quarternary Ammonium Compound และ Complexing Agents บางชนิด เช่น  $\text{CuO}$ ,  $\text{CuO-Ethylene Diamine-H}_2\text{O}$  เป็นต้น



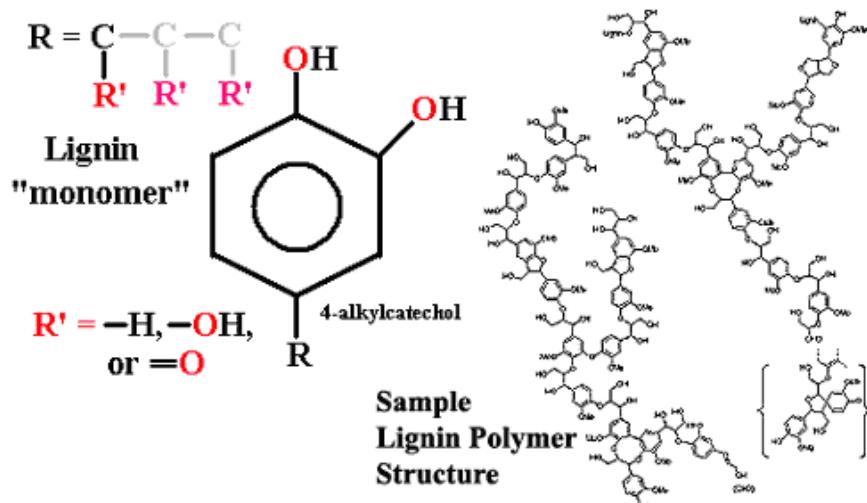
ภาพที่ 2-1 โครงสร้างโมเลกุลของเซลลูโลส [7]

2.2.3.2 เอมิเซลลูโลส คือ เอทเทอร์โร โพลิเมอร์ (Heteropolymer) ของน้ำตาลชนิดต่างๆ หลายชนิดผสมกัน เช่น กลูโคส (Glucose) แมนโนส (Manose) ไอโซโลส (Xylose) และอะราบิโนส (Arabinose) เฉลี่ยประมาณ 200 หน่วย มีหมู่กรด เช่น อะเซทิล (Acetyl) และยูรอนิก (Uronic) จับอยู่เอมิเซลลูโลสมีโครงสร้าง เป็นอสัมจันสามารถหุ้มหน้าและพองตัวได้ดี คุณสมบัตินี้ เป็นสิ่งสำคัญยิ่งในการทำกระดาษ เอมิเซลลูโลสในไม้ไบคาวจะเป็นพากไอแซน (Xylan) ไม้ไบแคบส่วนใหญ่เป็นกุ้อกแมมนแนน (Glucomannans)



ภาพที่ 2-2 โครงสร้างไม้เลกุลของเอมิเซลลูโลส [8,19]

2.2.3.3 ลิกนิน (Lignin) ประกอบด้วย Phenyl Propane Unit เคลื่ิอประมวล 2,500 หน่วย เป็นอสัมฐาน (Amorphous) จับตัวกันเป็นโครงร่างสามมิติด้วย Ether Bond และ C-C Bond ส่วนใหญ่เป็น Phenyl-O-Aryl Ether Bond พบรากในส่วนที่เรียกว่า Middle Lamella ทำหน้าที่เป็นการเชื่อมต่อระหว่างเส้นใย เป็นสารซึ่งไม่ชอบน้ำ (Hydrophobic) มีสมบัติเป็นเทอร์โมพลาสติก (Thermoplastic) อุณหภูมิที่อ่อนตัวประมาณ 120-200 °C ขึ้นอยู่กับความชื้น ดังภาพที่ 2-3 แสดงโครงสร้างของลิกนิน



ภาพที่ 2-3 โครงสร้างโมเลกุลของลิกนิน [9]

2.2.3.4 สารแทรก (Extractives) หมายถึง ส่วนประกอบในไม้หรือพืชที่สามารถละลายได้ ในตัวทำละลายอินทรีย์ (Organic Solvent) เช่น อะซีโตน แอลกออล์ ไดคลอโรเมเทน และคลอโรฟอร์ม เป็นต้น ทั้งนี้ไม่รวมถึงสารอนินทรีย์ (Inorganic Material) ที่อาจละลายปะปนออกมากด้วย สารแทรกที่ได้นิยมก็เป็น ชันสนหรือยางไม้

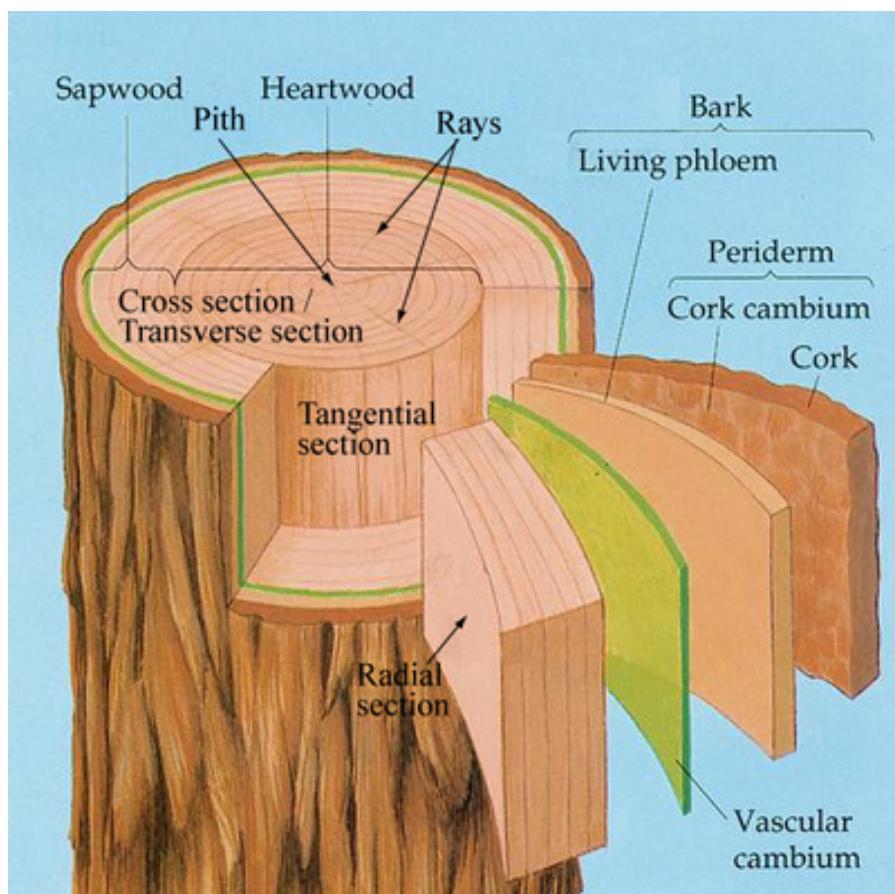
ตารางที่ 2-1 องค์ประกอบทางเคมีของไม้ใบกว้างและไม้ใบแคบ [10]

องค์ประกอบทางเคมี หน่วย : ร้อยละ	ไม้ใบแคบ (Softwood)	ไม้ใบกว้าง (Hardwood)
เซลลูโลส (Cellulose)	~ 45	~ 43
ไฮมิเซลลูโลส (Hemicellulose)	15 – 20	15 – 30
ลิกนิน (Lignin)	24 – 32	17 – 25
สารแทรก (Extractives)	~ 3.4	~ 2.0

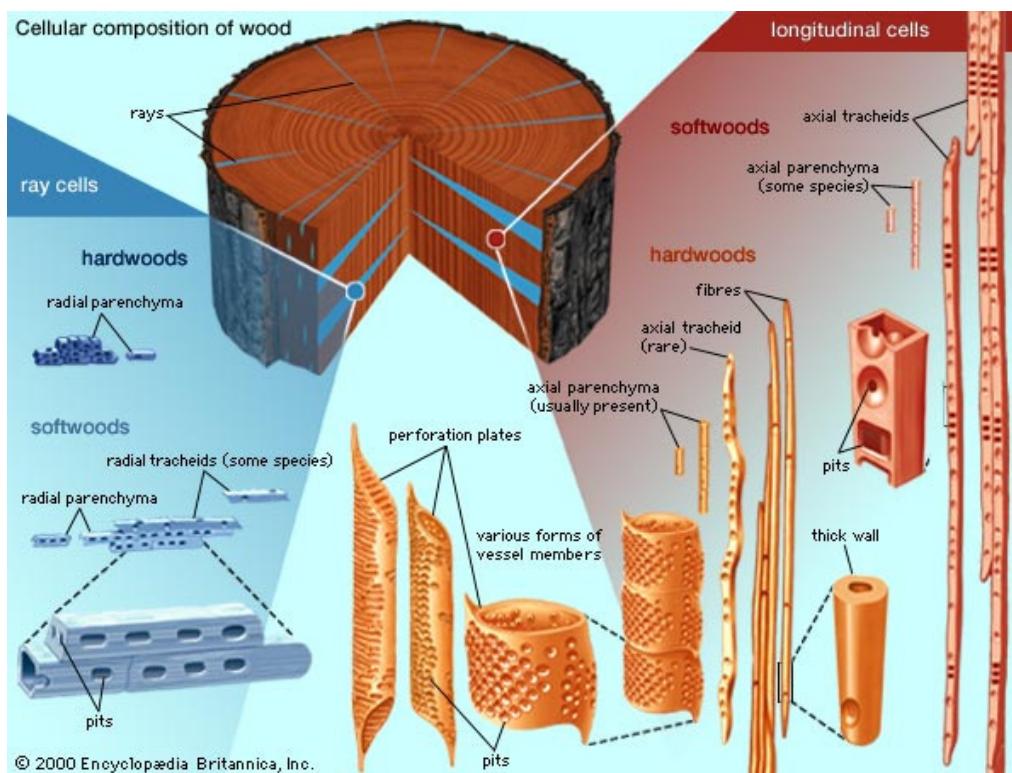
2.2.4 องค์ประกอบของกระดาษในส่วนเส้นใย กระดาษเป็นแผ่นวัสดุซึ่งได้จากการนำวัสดุหลักๆ ชนิดมาผสมให้เข้ากันดีแล้วนำไปทำเป็นแผ่น วัสดุที่ใช้เป็นส่วนผสมเหล่านี้ ได้แก่ เส้นใยสั้น เส้นยาวๆ แป้ง ชันสน ดินขาว และ พงสี เป็นต้น สามารถแยกวัสดุที่ใช้ผสมออกเป็น 2 ส่วน คือ ส่วนที่เป็นองค์ประกอบหลักของกระดาษ ได้แก่ ส่วนที่เป็นเส้นใย (Fibrous Materials) ซึ่งเป็นโครงสร้างของแผ่นกระดาษ และส่วนที่ไม่ใช่เส้นใย (Non Fibrous Materials) ซึ่งเป็นสารเติมแต่ง ใช้เติมผสมลงไปในส่วนเส้นใยเพื่อปรับปรุงสมบัติกระดาษให้เป็นไปตามวัตถุประสงค์การใช้งาน

2.2.4.1 ส่วนเส้นใย (Fibrous Materials) ในกระดายโดยทั่วไปจะมีส่วนเส้นใยผสมอยู่ประมาณร้อยละ 70 – 95 ของน้ำหนักกระดาย โดยปริมาณส่วนเส้นใยจะมีน้อยหรือมาก ขึ้นอยู่กับชนิดของกระดายที่ต้องการผลิต ส่วนเส้นใยหรือที่เรียกทั่วไปว่า เยื่อ (Pulp) ที่ใช้ทำกระดายส่วนมากจะเป็นเยื่อผสมของเยื่อไยขาวและไยสัน ดังนี้ในส่วนเส้นใยจึงประกอบด้วยเซลล์พืชชนิดต่างๆ ผสมกันอยู่ เชลล์เหล่านี้ได้แก่ เส้นใย (Fiber) เชลล์สำรองอาหาร (Parenchyma Cell) และเชลล์ลำเลียงน้ำ (Vessel Element) ถ้าเป็นเยื่อที่ได้จากไม้ไม่ยืนต้น อาจมีเซลล์ชนิดอื่นผสมอยู่ด้วย เช่น เชลล์วงแหวน (Ring Thickening) เชลล์ปากใบ (Stomata Cell) และเชลล์ผิวนอก (Epidermis Cell) เป็นต้น

ดังนี้เพื่อความเข้าใจและรู้จักส่วนเส้นใยให้ดีขึ้น จึงควรศึกษากายวิภาคของไม้ (Wood Anatomy) ซึ่งประกอบด้วยเซลล์ชนิดต่างๆที่ทำหน้าแตกต่างกัน แสดงในภาพที่ 2-4 และภาพที่ 2-5



ภาพที่ 2-4 องค์ประกอบภายในของเนื้อไม้ [11]



ภาพที่ 2-5 รูปร่างของเซลล์ชนิดต่างๆ ในไม้ใบแคบ และไม้ใบกว้าง [12]

ก) เส้นใย (Fiber or Tracheid) เป็นเซลล์รูปยาวเรียบปิดหัวปิดท้าย มีผนังเซลล์ตรงกลางเป็นช่องว่าง เรียกว่า ลูเมน (Lumen) เส้นใยของไม้แต่ละชนิดจะมีรูปร่างแตกต่างกันไปตามความหนาของผนังเซลล์ ความกว้างของลูเมนและลักษณะของรูเปิด (Pit) ถ้าเป็นเส้นใยของไม้ใบแคบจะเรียกว่า Tracheid เส้นใยทำหน้าที่ให้ความแข็งแรงแก่ต้นไม้ เส้นใยส่วนมากจะเรียงตัวตามความยาวในแนวขานานกับลำต้น ซึ่งเส้นใยเป็นส่วนสำคัญที่สุดที่ใช้เป็นวัสดุใน การผลิตกระดาษ

ข) พารេน ไគមា เซลล์ (Parenchyma Cell) เป็นเซลล์ปิด มีขนาดเล็กมาก รูปทรงโดยทั่วไปเป็นรูปสี่เหลี่ยมผืนผ้าทำหน้าที่เก็บสารองอาหาร

ค) เวสเซล อิลิเมนต์ (Vessel Element) เป็นเซลล์ขนาดใหญ่ รูปร่างคล้ายเส้นใย ที่ปลายเปิดทั้งสองข้าง และมีลักษณะของรูเปิดที่แตกต่างกันไปตามแต่ละชนิดของไม้ ทำหน้าที่ลำเลียงน้ำ

2.2.4.2 โครงสร้างของเส้นใย (Fiber Structure) เส้นใยจะมีผนังเส้นใย ซึ่งประกอบด้วย ชั้นของเซลล์โลสไมโครไฟเบอร์ ที่ฝังตัวอยู่ในชั้นอสัณฐานของเอมิเซลล์โลส และลิกนิน เส้นใยแต่ละเส้น เมื่อนำมาตัด ตามยาวแล้วส่องคุณภาพกล้องจุลทรรศน์ กำลังขยายสูงๆ พบว่าผนังเส้นใย ไม่ได้เป็นวัสดุเนื้อเดียวสม่ำเสมอ กันโดยตลอด แต่ประกอบขึ้นด้วยผนังย่อยๆ หลายชั้น ซึ่งสามารถ

แยกความแตกต่างได้เป็น 4 ชั้นด้วยกัน คือ ผนังชั้นนอกสุดหรือผนังชั้นแรกของเส้นไข เรียกว่า Primary Wall Layer (P) ผนังชั้นที่ 2 ของเส้นไข เรียกว่า Secondary Wall Layer (S) ในผนังชั้นที่ 2 ของเส้นไขนี้ ประกอบด้วยผนังย่อย 3 ชั้น มีลักษณะแตกต่างกัน โดยมีชื่อเรียกตามลำดับ ดังนี้ Outer Secondary Wall Layer ( $S_1$ ), Middle Secondary Wall Layer ( $S_2$ ), Inner Secondary Wall Layer ( $S_3$ ) หรือเรียกว่า Tertiary Wall ผนังเส้นไขทั้ง 4 มีลักษณะรูปร่างแตกต่างกัน ดังนี้

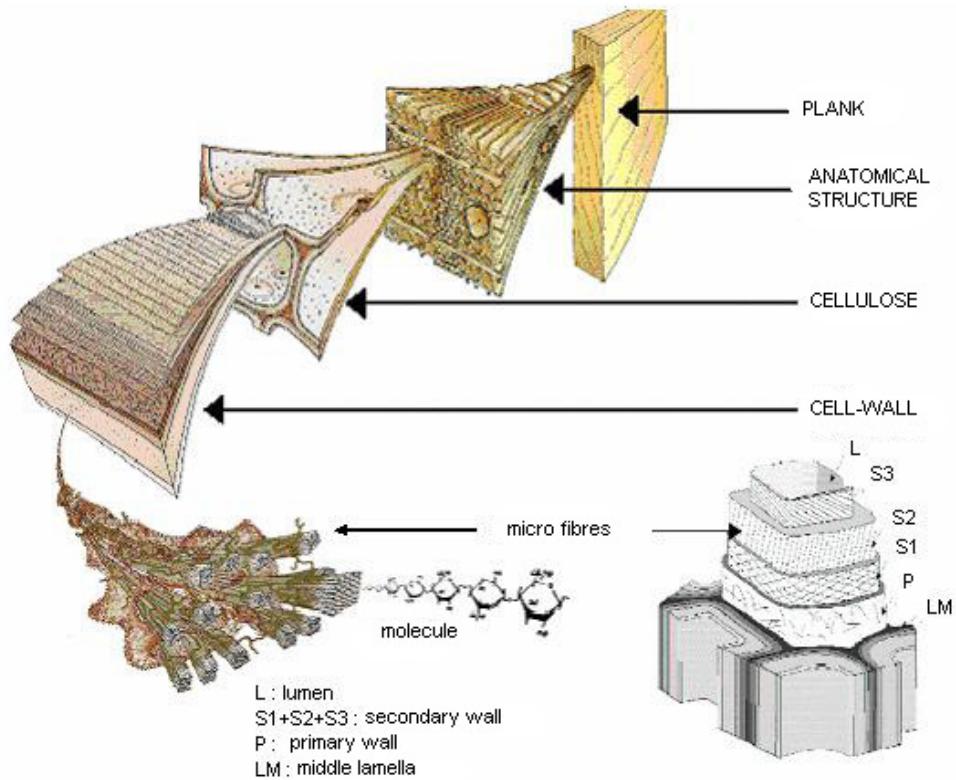
ก) ผนังชั้นนอกสุดของเส้นไข หรือผนังชั้นที่ 1 หรือ เรียกว่า Primary Wall ในชั้นนี้จะมีผนังค่อนข้างบางโดยมีความหนาประมาณ 0.1-0.2 ไมครอนเท่านั้น ประกอบด้วยน้ำซึ่งมีมากถึงร้อยละ 30 ส่วนที่เหลือเป็นของแข็ง ซึ่งมีองค์ประกอบทางเคมีเป็นเซลลูโลสที่อยู่ในรูปของไมโครไฟบริล เอมิเซลลูโลส และลิกนิน ในชั้นที่ 1 นี้ ไมโครไฟบริลจะมีเพียงชั้นเดียวและสานตัวกันอย่างไม่เป็นระเบียบ มีลักษณะคล้ายร่างแท้ที่ถักพันกัน สานตัวคลอดแนวว้าวยาวของเส้นไข ผนังชั้นนอกของเส้นไขแต่ละเส้นจะเชื่อมติดกันด้วยชั้นบางๆ ซึ่งเรียกว่า Middle Lamella

ข) ผนังชั้นที่ 2 หรือเรียกว่า Secondary Wall ผนังชั้นที่ 2 ของเส้นไขนี้จะอยู่ถัดเข้ามาจากผนังชั้นที่ 1 องค์ประกอบทางเคมีเป็นเซลลูโลส เอมิเซลลูโลส และลิกนิน เช่นเดียวกับชั้นที่ 1 ไมโครไฟบริลจะซ้อนกันอยู่หลายชั้น ในขณะที่ชั้นที่ 1 มีไมโครไฟบริลในชั้นที่ 2 จะมีชั้นย่อย 3 ชั้น ซึ่งแต่ละชั้นจะมีการจัดตัวซ้อนกันอย่างแน่นหนาของไมโครไฟบริลและไมโครไฟบริลจะมีทิศทางการเรียงตัวทั้งในแนวขวางและขนาดกับแกนเส้นไข ซึ่งแต่ละชั้นย่อยจะมีความแตกต่างกันดังนี้

- ชั้น  $S_1$  Outer Secondary Wall ในชั้น  $S_1$  นี้ค่อนข้างบาง มีความหนาใกล้เคียงกับชั้นที่ 1 โดยทั่วไปจะประกอบด้วย ชั้นของแผ่นบางๆ ซ้อนกันอยู่ประมาณ 4-6 แผ่น ไมโครไฟบริลของชั้นนอกสุดจะมีการเรียงตัวแบบบันไดเวียน (Spiral) โดยทำมุมประมาณ  $60^\circ$  กับแนวแกนยาวของเส้นไข

- ชั้น  $S_2$  Middle Secondary Wall ในชั้น  $S_2$  นี้จะอยู่ถัดจากชั้นของ  $S_1$  เข้าไปข้างในชั้นนี้จะประกอบไปด้วยชั้นของแผ่นบางๆ ซ้อนกันประมาณ 150 แผ่น ซึ่งเป็นชั้นที่หนาที่สุด ไมโครไฟบริลในชั้นนี้จะเรียงตัวกันแบบบันไดเวียนหรือก้นหอย (Helix) มีความชันมากกว่า ชั้น  $S_1$  โดยทำมุมประมาณ  $10-20^\circ$  กับแกนยาวของเส้นไข ชั้นนี้จะหนาประมาณ 10-30 ไมครอน

- ชั้น  $S_3$  Inner Secondary Wall หรือ Tertiary wall ชั้น  $S_3$  นี้จะอยู่ถัดจากชั้น  $S_2$  เข้าไปข้างในประกอบไปด้วยชั้นของแผ่นบางๆ ซ้อนกันประมาณ 12 แผ่น ไมโครไฟบริลของชั้นนอกจะเรียงตัวในทิศทางขนาดกับไมโครไฟบริล  $S_2$  แต่ชั้นในสุดของ 4 แผ่นสุดท้าย ไมโครไฟบริลจะเรียงตัวขวางกับแกนยาวของเส้นไข ในไม้มงคลนิดตรงส่วนที่ติดกับลูมน (Lumen) จะมีลักษณะคล้ายปุ่มเกิดขึ้นเรียกว่า Warty Layer ดังภาพที่ 2-5 จะเห็นได้ว่าชั้น  $S_2$  มีปริมาตรมากที่สุดและมีเอมิเซลลูโลสสูงที่สุด ผนังชั้นนี้จึงเป็นส่วนสำคัญมากสำหรับคุณลักษณะในการทำกระดาษของเส้นไข



ภาพที่ 2-6 แสดงโครงสร้างและองค์ประกอบทางเคมีของเส้นใย [13]

### 2.3 กระบวนการผลิตเยื่อ [12]

ปัจจุบันมีกระบวนการผลิตเยื่อกระดาษอยู่หลายวิธี บางกระบวนการผลิตเยื่อกระดาษด้วยไม้ในแบบเดิมกว่าไม่ในกว้าง บางกระบวนการให้ผลผลิตของผลิตภัณฑ์สูงแต่คุณภาพกระดาษต่ำ หรือ บางกระบวนการให้ผลผลิตของผลิตภัณฑ์ต่ำ แต่ให้กระดาษที่มีคุณภาพสูง เป็นต้น การจะเลือกใช้กระบวนการใดต้องคำนึงถึงหลักเศรษฐศาสตร์ ในที่นี้จะพิจารณาการผลิตเยื่อแบบเคมี ซึ่งปัจจุหาที่สำคัญในกระบวนการผลิตเยื่อกระดาษคือ ชนิดของสารเคมีที่ใช้ในกระบวนการ

#### 2.3.1 กระบวนการคราฟท์ (Kraft or Sulfate Process) [13]

กระบวนการคราฟท์หรือชัลเฟตเป็นกระบวนการทำเยื่อกระดาษที่นิยมใช้กันมาก สารเคมีที่ใช้เป็นสารละลายน้ำ กระบวนการนี้พัฒนามาจากกระบวนการโซดา ซึ่งจะใช้สารละลายน้ำที่เป็นด่างแก่ได้แก่ โซเดียมไฮดรอกไซด์ โซเดียมคาร์บอเนต กระบวนการนี้ใช้ได้กับไม้ในกว้างที่มีเส้นใยสั้น แต่ผลผลิตที่ได้จากการกระบวนการโซดาจะต่ำ สำหรับกระบวนการคราฟท์ สารเคมีที่ใช้เดิมลงไปในสารละลายน้ำ เช่น โซเดียมชัลเฟต ( $\text{Na}_2\text{SO}_4$ ) ในกระบวนการผลิต จะใช้สารละลายน้ำของโซเดียมชัลไฟท์ ( $\text{Na}_2\text{S}$ ) โซเดียมไฮดรอกไซด์ ( $\text{NaOH}$ ) และโซเดียมคาร์บอเนต ( $\text{Na}_2\text{CO}_3$ ) ซึ่งเตรียมจากชัลเฟต และจากสารละลายน้ำที่ใช้ต้มเยื่อ (Cooking Liquor) กระบวนการคราฟท์ สามารถนำมาใช้

กับไม้ได้ทุกชนิด โดยส่วนมากใช้กับไม้สน เส้นใหญ่ที่ได้จะมีความแข็งแรง และที่สำคัญ คือ สารเคมีที่ใช้แล้วสามารถนำกลับมาใช้ได้อีก แต่กลืนของสารเคมีที่ปล่อยออกมายังกระบวนการการต้มเยื่อ ยังเป็นสิ่งที่สามารถถูกดูดซึมได้ยาก ในส่วนของหม้อต้มเยื่อ มี 2 ลักษณะ คือเป็นแบบต่อเนื่อง (Continuous Digester) และแม้ว่าจะมีการคิดค้นหม้อต้มเยื่อแบบไม่ต่อเนื่องขนาดใหญ่ และควบคุมการผลิตได้ดี แต่หม้อต้มเยื่อที่ใช้เป็นแบบต่อเนื่องก็ยังเป็นที่นิยมมากกว่า เนื่องจากเมื่อเปรียบเทียบ ปริมาณวัตถุในที่เท่ากันหม้อแบบต่อเนื่องจะให้ผลผลิตมากกว่า ควบคุมมลพิษได้ง่ายกว่า และขนาดเล็กกว่า ปฏิกิริยาที่เกิดขึ้นในกระบวนการการต้มเยื่อ (Cooking Process) คือ ปฏิกิริยาไฮโคล ไอลซิส และการละลาย (Solvation) ของลิกนินออกมาราทำให้เซลลูโลสแยกออกจาก น้ำมันสนที่อยู่ในเนื้อไม้ ก็จะถูกกระแทกไปและได้สบู่โซเดียมของกรดของยางสน (Rosin Acid) ในกระบวนการไฮโคล ไอลซิส จะแยกเมօแคปเทน (Mercapton, R-SH) และสารอินทรีฟัลไฟฟ์ (Organic Sulfides) ออกมานเป็นอิสระซึ่งพากนี้จะมีกลิ่นเหม็น

2.3.1.1 การเตรียมวัตถุในไม้จะถูกลอกเปลือกออกและนำมาตัดให้ได้ขนาดความยาวที่เหมาะสม ต่างกันนี้จะตัดเป็นชิ้นๆ ด้วยเครื่องหั่นแบบมีดที่หนัก 4 อัน หรือมากกว่า ให้มีขนาดตามต้องการ จากนั้นผ่านเข้าเครื่องร่อนแบบหมุน หรือแบบสั่นเพื่อแยกไม้ที่มีขนาดใหญ่ ไม้ขนาดที่ต้องการ และแยกที่เลือยกอ ชิ้นไม้ที่มีขนาดโตเกินไป เศษไม้ และที่เลือยกอส่วนเข้าเครื่องใหม่ เพื่อลดขนาดของมันให้มีขนาดที่เหมาะสมอีกครั้ง

#### 2.3.1.2 การต้มเยื่อ

ก) ชิ้นไม้ขนาดที่เหมาะสม จะถูกส่งเข้าหม้อต้มเยื่อแบบต่อเนื่อง ซึ่งให้ความร้อนด้วยไอน้ำที่ความดัน 100 กิโลปั斯คัล เพื่อระเหยนน้ำมันสนและก้าชที่ไม่ถูกตัวออกไปจากนั้นทำให้ความดันเพิ่มเป็น 900 กิโลปั斯คัล ที่อุณหภูมิที่ปรับไว้เหมาะสมแล้ว เพื่อให้ชิ้นไม้ทำปฏิกิริยากับสารเคมีในสารละลายที่ใช้ต้มเยื่อ (Cooking Liquor) ทำการต้มประมาณหนึ่งชั่วโมงครึ่ง ที่อุณหภูมิ 170 องศาเซลเซียส

ก) ในการหยุดปฏิกิริยาการต้มเยื่อทำได้โดยผ่านสารเคมีที่เป็น Cooking Liquor ที่เย็นเข้าไปอย่างรวดเร็ว โดยให้มีทิศทางการไหลสวนทางกับตอนแรก ซึ่งเป็นการล้างสารเคมีในไม้ออก แล้วยังลดความดันลงอีกด้วย

ก) ไม่ที่ได้จะมีของเหลวออกมารด้วย เรียกว่า Brown Stock

2.3.1.3 การล้าง ทำโดยแยกเยื่อออกจากของเหลว ล้างด้วยน้ำ แล้วนำไปผ่านเครื่องร่อนเพื่อแยกเศษไม้ สิ่งเจือปน ขยะอื่นๆ ออก ส่งต่อไปยังเครื่องทำให้ข้น และเครื่องกรอง

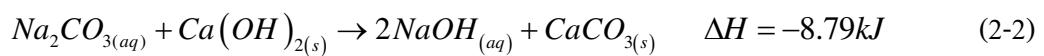
2.3.1.4 การฟอกสี เยื่อกระดาษที่ได้จากการทำให้ข้น (Thickened) นำมาฟอกสีเพื่อกำจัดสีแทนนินในไม้ เยื่อที่ได้จะมีสีขาวหรือสีอ่อน สารที่ใช้ในการฟอกสีที่เป็นตัวเรductive ได้แก่ โซเดียมไฮโดรเจนโซเดียม (Na<sub>2</sub>S<sub>2</sub>O<sub>4</sub>) โซเดียมโนโบริโอลาร์ด หรือไบซัลไฟฟ์ (Bisulfite) ส่วนสารที่เป็น

ตัวออกซิไดซ์ ได้แก่ โอโซน ( $O_3$ ),  $Na_2O_2$ ,  $H_2O_2$ ,  $ClO_2$  และ คลอริน หลังจากฟอกสี เยื่อกระดาษที่ได้จากการบวนการจะถูกถ่างด้วยน้ำอีกครั้ง เก็บเป็นแผ่นเยื่อ ทำให้แห้ง มัดเก็บ และบนสั่งซึ่งเยื่อกระดาษของขันตอนนี้สามารถนำไปใช้ทำกระดาษได้เลย เยื่อกระดาษที่ได้จากการบวนการทำเยื่อกระดาษแบบคราฟท์นั้น มีเส้นใยยาวที่สุด นอกจากนี้ปฏิกิริยาเคมีที่ใช้ในกระบวนการก็ไม่รุนแรงเหมือนปฏิกิริยาเคมีในการทำเยื่อกระดาษอื่นๆ กระดาษที่ได้มีความแข็งแรง เดิมกระดาษที่ได้จากการบวนคราฟท์เป็นกระดาษลีทบ์ นิยมนำไปใช้ห่อของทำถุง ใส่ของ ทำกระดาษแข็ง ต่อมามีการพัฒนากระบวนการฟอกสีใหม่ให้เข้ม ทำให้ได้กระดาษที่สวยงาม และมีลักษณะขึ้น

2.3.1.5 การนำสารละลายสีดำกลับมาใช้ใหม่ แยกสารละลายสีดำ (Black Liquor) จากเยื่อกระดาษในเครื่องถังเยื่อ หรือเครื่องกราจายเยื่อ ประมาณร้อยละ 95-98 ของสารที่แยกได้ประกอบด้วยสารเคมีที่ใส่เข้าไปในหม้อต้มเยื่อ ซึ่งเป็นสารอินทรีย์ของชั้ลเฟอร์รวมอยู่ในรูปของโซเดียมชัลไฟด์ และมีของแข็งประมาณ ร้อยละ 20 ได้แก่ โซเดียมคาร์บอนเนต โซเดียมชัลเฟต เกลือซิลิกา ปูนขาว เหล็กออกไซด์ อะลูมินา และโป๊แพตส ผลผลิตพลาอยได้จากของเหลวสีดำ คือ Tall Oil มีลักษณะสีดำ หนืด เหลว ประกอบด้วยเรซิน และกรดไขมัน ทำการแยกออกมารด้วยการเซนติฟิวช์ หรือใช้วิธี Flotation การทำสารละลายสีดำให้เข้มข้นขึ้น ซึ่งจะมีปริมาณของแข็งร้อยละ 35 โดยใช้เครื่องระเหยแบบหลายขั้นตอน จากนั้นนឹดสารละลายที่ได้เข้าไปในเตาเผาเกิดปฏิกิริยาดักชันของชัลไฟต์ตามสมการ

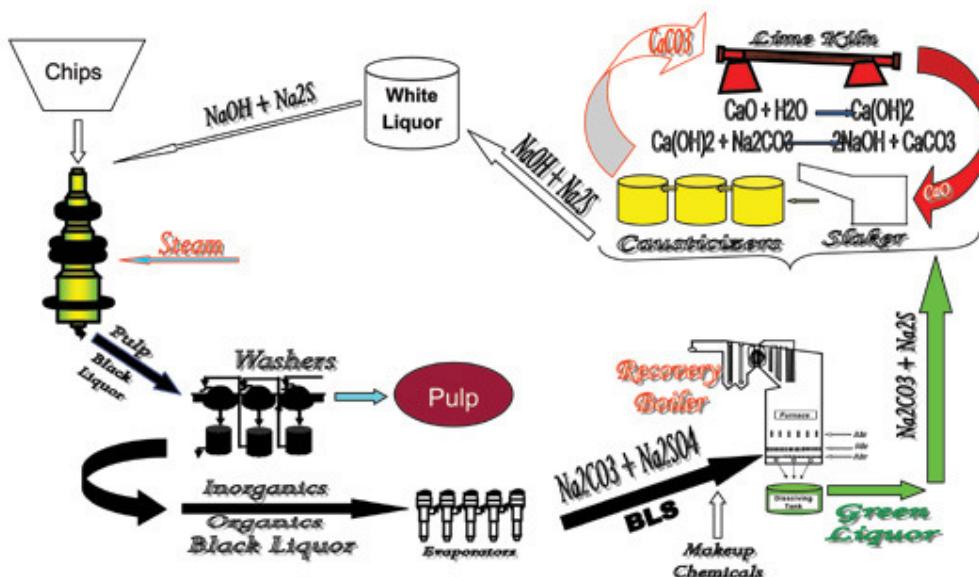


ในเตาเผาสารประกอบอินทรีย์かる์บอนจากไม้จะถูกทำให้สลายตัวไป ส่วนสารอินทรีย์ซึ่งส่วนใหญ่จะเป็น  $Na_2CO_3$  และ  $Na_2S$  ปนอยู่ด้วย จะถูกเผาจนละลายเกิดไอน้ำ และเกลือที่หลอมเหลว (Molten Salt หรือ Smelt) ปฏิกิริยาของเกลือที่หลอมเหลว ถ้ามีน้ำผสมอยู่เล็กน้อยอาจทำให้เกิดการระเบิดได้ การเกิดปฏิกิริยาไฮดร็อฟโรลิซิส (Hydropyrolysis) ของของแข็งที่แห้งในสารละลายสีดำจะทำให้ได้ก๊าซเพาใหม่ และถ้าใช้เครื่องปฏิกิริรน์เผาใหม่เป็นแบบฟลูอิดไดซ์ของเหลวร้อยละ 35 ของสารละลาย จะออกมารูปของเม็ดสารเคมีแทนที่จะหลอมเหลว สารเคมีที่หลอมเหลวนำไปละลายในสารละลายเจือจางที่ได้จากการบวนการต้มเยื่อทำให้ได้สารละลายเป็นของเหลวสีเขียว (Green Liquor) สารเจือปนที่ไม่ละลายจะถูกขับออก จากนั้นเติมน้ำปูน ( $Ca(OH)_2$ ) ลงไปเพื่อให้เกิดเป็นโซเดียมไฮดรอกไซด์ และแคลเซียมคาร์บอนเนต ( $CaCO_3$ ) ดังปฏิกิริยา



ปฏิกริยานี้เกิดขึ้นอย่างรวดเร็วมีตatkอนแคลเซียมคาร์บอนเนตเกิดขึ้น ปล่อยให้ตatkอนแคลเซียมคาร์บอนเนต ตกตะกอนแยกในถังตะกอน จากนั้นกรองแยกตะกอนออกมาได้แคลเซียมคาร์บอนเนต ในรูปโคลน แล้วนำไปเผาในเตาเผาได้แคลเซียมออกไซด์นำกลับไปใช้ในกระบวนการได้อีก ส่วนสารละลายใส่สีขาวที่กรองแยกออกมาได้ เรียกว่า ของเหลวสีขาว (White Liquor) ประกอบด้วยโซเดียมไฮดรอกไซด์ โซเดียมซัลไฟด์ กับส่วนน้อยของพากโซเดียมคาร์บอนเนต โซเดียมซัลเฟต โซเดียมซัลไฟด์ และไหโวซัลเฟดนำกลับไปใช้ในการต้มเยื่ออีก

หม้อต้มเยื่อ (Digester) จะปล่อยก๊าซออกมาประกอบด้วยน้ำมันสน 11-42 ลิตรต่อ夷่อกระดาษ 1 เมตริกตัน บางครั้งในการทำให้บริสุทธิ์ จะให้ Sulfate Turpentine ออกมา



ภาพที่ 2-7 แสดงกระบวนการผลิตเยื่อกระดาษในปัจจุบัน [16]

### 2.3.2 กระบวนการโซดา [17]

2.3.2.1 กระบวนการผลิตเยื่อกระดาษแบบโซดา มีลักษณะคล้ายกับกระบวนการกระดาษหรือโซดาฟท์ ยกเว้นสารเคมีที่ใช้ในการต้มเยื่อเป็นโซเดียมไฮดรอกไซด์กับโซเดียมคาร์บอนเนต ( $\text{NaOH}/\text{Na}_2\text{CO}_3$ ) ( $\text{NaOH}/\text{Na}_2\text{CO}_3$ ) และสารเคมีปูรุ่งแต่งเป็นโซเดียมคาร์บอนเนตแทนที่จะเป็นโซเดียมซัลเฟต ในกระบวนการผลิตเยื่อกระดาษ แบบโซดานิยมใช้กับวัตถุดิบที่ไม่ใช่ไม้ยืนต้น (Non-Wood)

2.3.2.2 กระบวนการโซดา-แอนทรัคิวโนน [18] กระบวนการผลิตเยื่อกระดาษแบบโซดา มีลักษณะคล้ายกับกระบวนการกระดาษหรือโซดาฟท์ ยกเว้นสารเคมีที่ใช้ในการต้มเยื่อเป็นโซเดียมไฮดรอกไซด์ และมีการเติมสารเพิ่มประสิทธิภาพของการทำงานของสารละลายที่ใช้ ซึ่งก็คือ

สารแอนทրาคิวโนน ซึ่งเมื่อทำปฏิกิริยากับลิกนินแล้วจะทำให้ได้สัดส่วนของกลุ่มฟีโนลิกที่สูง เนื่องจากสารนี้จะไปทำลายในส่วนของพันธะระหว่างลิกนินกับคาร์บอยไซเดรต ทำให้การสลายลิกนินง่ายขึ้น อีกทั้งยังช่วยให้ลิกนินเกิดปฏิกิริยาตอบสนองต่อสารเคมีที่เข้าไปทำปฏิกิริยาได้มากขึ้น จึงช่วยให้คุณสมบัติของเยื่อที่ได้ดีขึ้น เมื่อลิกนินลดลง

### 2.3.3 กระบวนการซัลไฟต์ [19]

เยื่อกระดาษที่ได้จากการกระบวนการซัลไฟต์มีปริมาณน้อย แต่คุณภาพสูง ปัญหาที่เกิดจากกระบวนการนี้คือ จะเกิดน้ำที่เป็นมลพิษ ต้นไม้ที่ใช้ในกระบวนการนี้คือ ต้นสน และต้น Hemlock ส่วนต้น Balsam ใช้ในปริมาณปานกลาง สำหรับขั้นตอนการผลิตเยื่อกระดาษของกระบวนการซัลไฟต์ แบ่งได้ดังนี้

2.3.3.1 การเตรียมวัตถุดิน ลอกเปลือกไม้ออกทำความสะอาด ตัดเป็นชิ้นยาวประมาณ 1 เซนติเมตร แล้วนำไปเก็บไว้ก่อนจะใส่ลงในหม้อต้มเยื่อ ในส่วนของขั้นตอนการต้มเยื่อ กระบวนการย่อยเซลลูโลสโดยใช้ซัลไฟต์ใช้พลังงานสูงมาก และยังไม่เป็นที่เข้าใจเท่าที่ควร อีกทั้งกระบวนการย่อยไม่ใช้สารละลายที่มีแคลเซียมไบซัลไฟต์และซัลเฟอร์ไดออกไซด์จำนวนมาก

#### 2.3.3.2 ปฏิกิริยาของกระบวนการซัลไฟต์ที่เกิดขึ้นเมื่อ 2 ปฏิกิริยา คือ

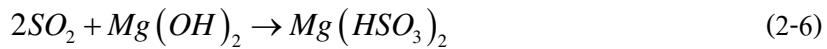
ก) ปฏิกิริยาซัลไฟเนชัน และการละลายลิกนินด้วยไบซัลไฟต์ ข) ปฏิกิริยาไฮโคลลิซิส ทำให้เกิดการแยกตัวออกจากสารประกอบเชิงช้อนเซลลูโลส-ลิกนิน ส่วนของเอมิเซลลูโลสจะถูกไฮโคลลิซ์ไปเป็นสารประกอบอ่างจ่าย และส่วนประกอบที่ไม่เกี่ยวข้องหรือไม่ต้องการจากไม้ก็จะถูกไฮโคลลิซ์ออกมารด้วย และเนื่องจากของเสียที่ได้จากการกระบวนการจะรวมอยู่ในน้ำ สารอินทรีย์ที่ไม่ละลายน้ำ ทำให้น้ำเสีย จึงนำสารเหล่านี้กลับมาใช้ในกระบวนการอีกครั้ง เช่น แมgnีเซียมออกไซด์นำมาใช้แทนหินปูน โซเดียมและแอมโมเนียนีออนแคลเซียม เพราะของเสียที่อยู่ในรูปของเหลวจากกระบวนการแคลเซียมซัลไฟต์ ไม่สามารถนำมาใช้ใหม่ได้ เนื่องจากแคลเซียมซัลไฟต์ไม่ย่อยสลายไปเป็นซัลเฟอร์ไดออกไซด์ แต่แมgnีเซียมสามารถย่อยได้ และเกิดแคลเซียมซัลเฟต ( $\text{CaSO}_4$ ) แล้วหายไป ในปัจจุบันได้มีการใช้กระบวนการใหม่ๆ ที่ยอมรับได้บนพื้นฐานของแมgnีเซียมซัลไฟต์ โดยใช้สารประกอบแคลเซียมซึ่งจะให้ความเข้มข้นมากกว่า และสามารถรวมตัวกับซัลเฟอร์ไดออกไซด์ได้กว่า ไม่มีอันตรายจากปฏิกิริยาตกตะกอนและสามารถแยกตัวได้อย่างรวดเร็ว และการละลายของส่วนประกอบที่ไม่ใช่ลิกนิน และเอมิเซลลูโลส

ปฏิกิริยาในการเตรียมสารเคมีที่ใช้ในการต้มเยื่อของกระบวนการซัลไฟต์มีดังนี้คือ

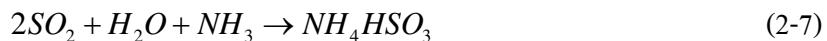




หรือ



หรือ



2.3.3.3 การผลิตเยื่อกระดาษโดยวิธี Neutral Sulfite Semi-Chemical หรือ NSSC วิธีการนี้จะใช้สารเคมีน้อยกว่ากระบวนการอื่นๆ เยื่อกระดาษที่ได้จากการน้ำสูงถึงร้อยละ 65-80 ส่วนใหญ่นำไปใช้ทำกระดาษอัดและกระดาษย่น หมวดเยื่อที่ใช้มีทั้งแบบไม่ต่อน้ำองและแบบต่อน้ำอง สารเคมีที่ใช้ดั้มเยื่อเป็นสารที่ค่อนข้างอ่อนคือสารละลายโซเดียมซัลไฟต์ ใช้ในการทำลายสารยึดเกาะระหว่างเยื่อที่แข็งแรงน้อย แล้วทำให้เป็นบัปฟอร์ด้วยสารละลายโซเดียมคาร์บอนเนต จากนั้นแยกเยื่อกระดาษด้วยวิธีเชิงกลโดยให้อุณหภูมิในการต้มเยื่อเพิ่มขึ้นเรื่อยๆ เพื่อให้ได้เยื่อกระดาษที่อ่อนนุ่มเพียงพอที่สามารถทำให้บริสุทธิ์ขึ้น

2.3.3.4 การผลิตเยื่อกระดาษด้วยกระบวนการเชิงกล (Mechanical) และเชิงกลรวมกับความร้อน (Thermomechanical) กระบวนการนี้ไม่ใช้สารเคมี ไม่ใช้เป็นจำพวกสนอ่อน เช่น Spruce และ Balsam ทำการกระเทาะเปลือกไม้ชุงด้วยวิธีการวางไม้ให้ต้านการหมุนของก้อนหิน ทำให้ใบกระดาษถูกนิ่กออกแต่ไม่แตกเสียหาย แล้วต้มน้ำลงไปเพื่อลดความร้อนจากการเสียดทาน และเพื่อให้ใบกระดาษหลุดออกไป ส่วนที่ยังหยานจะถูกแยกออกไปเพื่อส่งไปแปรรูปใหม่เพื่อให้มีขนาดตามต้องการ จากนั้นผ่านเข้าเครื่องร่อนแยกส่วนที่ละเอียดกันนำไปตกตะกอนในถังกรอง ได้เยื่อกระดาษที่ทำจากวิธีเชิงกล นำที่ล้นออกจากถังกรองจะประกอบด้วยเส้นใยเดิมร้อยละ 15-20 นำกลับไปวนเข้าในเครื่องนิ่กเส้นใยอีกครั้ง แล้วนำไปเก็บใน Stock Sewer ในกระบวนการการเติมน้ำสะอาดลงไปในระบบเพื่อช่วยลดอุณหภูมิ นำที่เติมลงไปน้ำจะถูกแยกออกหลังจากแยกเส้นใยออกไป ส่วนที่เหลือจะเป็นของเสีย การเปลี่ยนแปลงทางเคมีที่เกิดขึ้น ระหว่างปฏิกิริยาไฮดรันของเซลลูโลสเมพียงเล็กน้อยโดยทำปฏิกิริยากับน้ำอุ่นที่เติมลงไปดังตารางที่ 2-2 แสดงการเปรียบเทียบกระบวนการผลิตกระดาษทั้ง 3 กระบวนการ

ตารางที่ 2-2 เปรียบเทียบกระบวนการเตรียมเยื่อกระดาษ 3 แบบ [14]

ชนิดของกระบวนการ	กระบวนการคราฟท์หรือชัลเฟต (ด่าง)	กระบวนการชัลไฟต์ (กรด)	กระบวนการ NSSC
วัสดุดีบในการผลิตเซลลูโลส	ใช้ได้ทั้งไม้ใบแคนและไม้ใบกร้าง	ไม้ใบแคนจะได้สีที่ดี และได้สารประกอบพื้นอลิกออกนิค	ส่วนมากใช้ไม้ใบกร้าง ถ้าเป็นไม้ใบแคนจะได้เศษไม้บนดาเล็ก
กระบวนการหลักในหม้อต้มเยื่อ	เกิดไฮโคลิซิสของลิกนิน เป็นกรด และออกอโซล์ และมีเมอร์แคปเทนเกิดขึ้น	$RH = CH + Ca(H_2SO_4) \rightarrow (RCH- SO_2)_4C$	เกิดปฏิกิริยาชัลไฟฟ์เนชันของลิกนิน และไฮโคลิซิสของเอมิเซลลูโลส ทำให้เกิดอะซิเตทและฟอร์เมด
ส่วนประกอบของ cooking liquor	NaOH ร้อยละ 12.5, NaOH, $Na_2S$ ตัวเกิดปฏิกิริยา คือ NaOH และ $Na_2S$ ส่วน $Na_2CO_3$ ไม่เกิด	$SO_2$ ร้อยละ 4.5 รวมกับ $H_2SO_4$ ร้อยละ 2.5 รวมกับ Ca และ Mg( $HSO_4$ ) <sub>2</sub> ถ้าต้มเยื่อ 1 ตัน ใช้ 175-222 kg ของ $SO_2$ , 56-68 kg ของ MgO ใช้ $Mg(OH)_2$ , $NH_4OH$ เร่งการละลายลิกนิน	$Na_2$ เป็นบ้าไฟฟ์เรื่อง $Na_2CO_3$ ในการน้ำอบเนต Kraft Green liquor ความเข้มข้นของ $Na_2S$ 90-100 g/l Cooking liquor จะให้เส้นใยที่ไม่สมบูรณ์ แต่การปฏิบัติทางกลทำได้
สภาวะของหม้อต้ม	เวลา 2-5 ชม. อุณหภูมิ 170-176°C ความดัน 660-925 กิโลปascala	เวลา 6-12 ชม. อุณหภูมิ 125-160°C หรือสูงกว่าความดัน 620-755 กิโลปascala	
สารเคมีที่ได้กลับคืนมา	กระบวนการทึบหมุดจะได้สารเคมีกลับคืนมาโดยความร้อนจะทำให้ตัดกระหนบกลับมาผ่านสารประกอบอนทรีย์ถูกเผาและละลายในของเหลวจากไม้สารเคมีที่หายไปจากการน้ำจะเดินด้วย Salt Oake ( $Na_2SO_4$ )	ได้ก๊าซ $SO_2$ และของเหลวแมกนีเซียมกลับคืนมา และนำกลับไปใช้หลังจากการย้อมและการล้างเยื่อกระดาษ	ให้ผลผลิตสูงถึงร้อยละ 65-85 เอื่องกระดาษหายไปร้อยละ 35-15 ของไม้ที่ใช้ได้สารเคมีกลับคืนมาแบบบิชิพิเศษ และสารเคมียังคงใช้ต่อไปได้
วัสดุที่ใช้สร้างอุปกรณ์	หม้อต้มเยื่อ ห้องปืน และถังทำด้วยเหล็กอ่อนหรือบางที่อาจทำด้วยสแตนเลส	ของเหลวเป็นกรด ใช้หม้อต้มที่บุด้วย Acid-Proof Brick และปิดให้แน่นด้วยนิเกิล, โครม, ตะกั่ว หรือ硼อนซ์	มีปัญหาการเกิดสนิมในหม้อต้มเยื่อ และอุปกรณ์ที่ใช้มือใช้สแตนเลส ป้องกันได้
สมบัติของเยื่อกระดาษ	สีน้ำตาล ฟอกขาว เส้นใยแข็ง มีความด้านทานต่อการฟอกเชิงกล	สีขาวจาง ง่ายต่อการฟอกเส้นใยอ่อนกว่าเส้นใยจากกระบวนการคราฟท์	เหนียว มีความมันน้อย เส้นใยแข็งแรง
ผลิตภัณฑ์ที่ได้จากกระดาษ	ทำลูงกระดาษ กระดาษเนี้ยว และ Paperboard ใช้ทำกล่องกระดาษในการบรรจุขวดนม และทำบอร์ดที่เป็นลอน	มีสีขาว ใช้ทำกระดาษพิมพ์ กิชชู	ถ้าขังไม่ฟอกใช้ทำ Corrugating board กระดาษหนังสือพิมพ์ บอร์ดชนิดพิเศษ ถ้าฟอกแล้วทำกระดาษพิมพ์และกระดาษโรนีวา กิชชู

#### 2.4 คุณสมบัติของกระดาษ [20]

กระดาษเป็นแผ่นวัสดุซึ่งมิได้มีเนื้อเดียวกัน และมีความสม่ำเสมอของเนื้อกระดาษไม่เท่ากันตลอดทั้งแผ่น ทั้งนี้เพราะ โครงสร้างของกระดาษประกอบขึ้นจากการสานตัวของเส้นใยและมีสาร

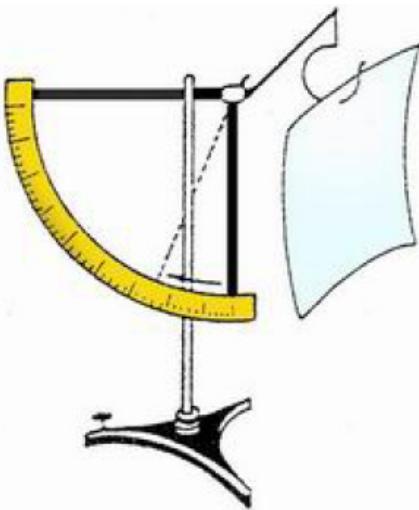
เดิมแต่่อุดช่องระหว่างเส้นใยลักษณะทางโครงสร้างของกระดาษ จึงเป็นตัวบ่งชี้การจัดเรียงตัวขององค์ประกอบต่างๆ ภายในเนื้อกระดาษ เช่น การกระจายตัวของเส้นใย ทิศทางการเรียงตัวแนวขนาน เครื่องของเส้นใย ซึ่งจะมีผลต่อสมบัติอื่นๆ ของกระดาษด้วย

#### 2.4.1 สมบัติทางโครงสร้างของกระดาษ (Structural Properties)

2.4.1.1 น้ำหนักมาตรฐาน (Basis Weight หรือ Grammage) หมายถึง น้ำหนักของกระดาษต่อหน่วยพื้นที่ที่เก็บในสภาพอุณหภูมิ และความชื้นที่ได้มีการควบคุมตามมาตรฐานกำหนด น้ำหนักมาตรฐานของกระดาษจะเป็นประโยชน์ในด้านการควบคุมการผลิตกระดาษโดยจะควบคุมปริมาณเนื้อกระดาษที่ใช้ หน่วยที่ใช้วัดน้ำหนักมาตรฐานของกระดาษจะเป็นกรัมต่อตารางเมตร ตามระบบสากลทั่วไปแต่บางประเทศมีการใช้เป็นหน่วยปอนด์ต่อตารางฟุต หรือปอนด์ต่อ 3000 ตารางฟุต ในปัจจุบันมาตรฐาน ISO และ TAPPI ซึ่งเป็นมาตรฐานในการทดสอบกระดาษนอกจากใช้เป็นเกณฑ์ในการซื้อขายกระดาษแล้ว ยังสามารถเปรียบเทียบสมบัติอื่นๆ ของกระดาษได้ด้วย เมื่อเปรียบเทียบระหว่างกระดาษประเภทเดียวกันที่ผ่านกระบวนการผลิตด้วยสภาพต่างๆ เมื่อกัน กระดาษที่มีน้ำหนักมาตรฐานมากกว่าจะมีความแข็งแรง ความหนา และความทึบแสงมากกว่ากระดาษที่มีน้ำหนักมาตรฐานต่ำกว่า

2.4.1.2 ความหนา (Caliper) หมายถึง ระยะห่างที่ตั้งจากกระดาษผิวด้านบนและผิวด้านล่างของกระดาษภายใต้สภาพการทดสอบที่กำหนด หน่วยที่ใช้ในสหรัฐอเมริกาจะระบุเป็นนิ้ว (Inches) หรือมิล (Mil) ในระบบ SI จะวัดเป็นหน่วยไมโครเมตร (Micrometer) แต่ส่วนใหญ่จะวัดเป็นมิลลิเมตร (Millimeter) ความหนาของกระดาษจะมากหรือน้อยขึ้นอยู่กับ น้ำหนักมาตรฐาน แรงกดของลูกบวนและเดินแผ่น การบดเยื่อและชนิดของเยื่อที่ใช้ ความหนาแน่นปกติได้จากความสัมพันธ์ระหว่างมวลต่อปริมาตร สำหรับในอุตสาหกรรมกระดาษจะหาความสัมพันธ์ระหว่างความหนาแน่นและน้ำหนักมาตรฐานได้เป็นความหนาแน่นสมมูล (Apparent Density) ซึ่งจะเป็นการเทียบหาความหนาแน่นของกระดาษที่ระดับน้ำหนักมาตรฐานเดียวกัน อาจมีความหนาไม่เท่ากันสามารถหาได้ดังนี้

น้ำหนักกระดาษ	49	กรัมต่อตารางเมตร
ความหนา	0.085	มิลลิเมตร
ความหนาแน่นสมมูล	$49 / (8.5 \times 10^{-5})$	กรัมต่อลูกบาศก์เมตร
หรือ	576470.58	กรัมต่อลูกบาศก์เมตร

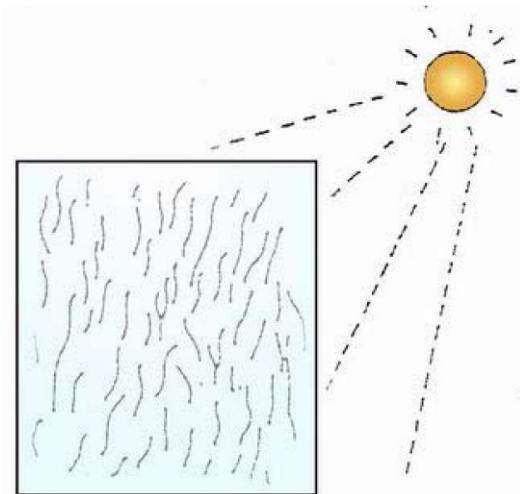


ภาพที่ 2-8 เครื่องมือที่ใช้วัดนำหน้ามาตรฐาน [20]

หน่วยของความหนาแน่นเสมีอนที่นิยมใช้ในระบบ SI กำหนดเป็นกิโลกรัมต่อลูกบาศก์เมตร ดังนั้นความหนาแน่นเสมีอนที่ได้ของกระดาษชนิดนี้จะเป็น 576 กิโลกรัมต่อลูกบาศก์เมตร ดังนั้นกระดาษที่มีนำหน้าเท่ากัน แต่มีความหนาของกระดาษต่างกัน กระดาษที่มีความหนามากจะให้ค่าความหนาแน่นเสมีอนน้อย ความหนาของกระดาษมีความสำคัญ เพราะเครื่องพิมพ์ในแต่ละระบบการพิมพ์หรือเครื่องพิมพ์ในระบบการพิมพ์ หรือเครื่องพิมพ์ในระบบการพิมพ์เดียวกันแต่ผลิตจากผู้ผลิตต่างรายกันไม่สามารถพิมพ์ได้ในทุกความหนา การพิมพ์กระดาษที่มีความหนาต่างกันต้องมีการปรับตั้งส่วนต่างๆ ของเครื่องพิมพ์แตกต่างกัน เพื่อให้สภาพการเดินกระดาษคล่องบันเครื่องพิมพ์มีมากที่สุด

2.4.1.3 ความสม่ำเสมอขององเนื้อกระดาษ (Formation) หมายถึง ความแตกต่างของปริมาณเส้นใยที่เกี่ยวกับสารหรือเกิดพันธะเคมีต่อกัน ในแต่ละบริเวณของกระดาษ นับว่าเป็นสมบัติที่สำคัญอย่างหนึ่งสำหรับกระดาษพิมพ์ เมื่อนำกระดาษเนื้อไม้ไม่สม่ำเสมอ กัน (Wild Formation) ไปพิมพ์ จะได้กระดาษพิมพ์ที่มีคุณภาพไม่ดี ความไม่สม่ำเสมอ กันขององเนื้อกระดาษ เกิดขึ้นจากวัตถุคุณที่ใช้ในการผลิตกระดาษ เช่น เส้นใย สารเติมแต่งต่างๆ ที่นำมาผสมกัน มีความแตกต่างกันในขนาด รูปร่าง ความหนาแน่น ดัชนีหักเหของแสงและองค์ประกอบทางเคมี นอกจานี้ยังขึ้นกับขั้นตอนการผสมและการเดินแพ่น ซึ่งล้วนแต่มีผลต่อการกระจายตัว และจับตัวของสารผสมเหล่านี้ทั้งสิ้น การตรวจสอบความสม่ำเสมอขององเนื้อกระดาษสามารถทำได้โดยการยกขึ้นลงกับแสงสว่างที่กระดาษมีความสม่ำเสมอต่ำ (Poor Formation) จะเห็นการกระจายตัวของเนื้อกระดาษไม่สม่ำเสมอ กัน ปรากฏภาพเป็นดวงๆ เป็นทางๆ หรือมองดูคล้ายก้อนเมฆ ความสม่ำเสมอ ของกระดาษมีผลต่อสมบัติของกระดาษ ปัจจุบันยังไม่มีวิธีวัดที่กำหนดเป็นมาตรฐานการเพิ่ม

ความสม่ำเสมอในการกระจายตัวของเส้นใยในกระดาษให้ดีขึ้นอาจทำได้หลายวิธี เช่น ใช้เยื่อไชสัน มาผสมทำเป็นกระดาษในปริมาณมากขึ้น เพิ่มปริมาณการบดเยื่อให้มากขึ้น ลดความเร็วของสายพานตะแกรงแยกน้ำ เป็นต้น



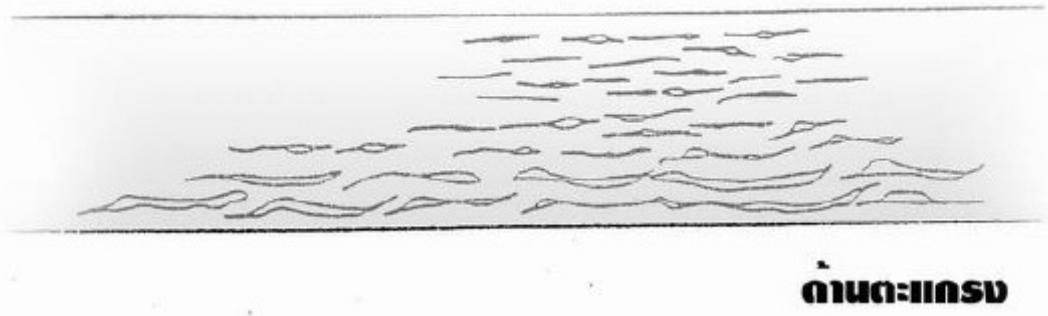
ภาพที่ 2-9 วิธีตรวจสอบความสม่ำเสมอของเนื้อกระดาษ (Formation) [20]

2.4.1.4 พิศทางของเส้นใย (Directionality) หมายถึง แนวหรือพิศทางการเรียงตัวของเส้นใยเซลลูโลสในกระดาษ โดยถ้าพิจารณาจากการเกิดเป็นแผ่นกระดาษของน้ำเยื่อบนกระดาษ จะพบว่าเส้นใยเซลลูโลสส่วนมากมีการเรียงตัวไปในพิศทางการไฟล์ และการเคลื่อนที่ของตะแกรงบนเครื่องผลิตกระดาษ ดังนั้นแนวการเรียงตัวของเส้นใยหรือแนวเส้นใยของกระดาษจึงอยู่ใน “แนวนานาเครื่อง” (Machine Direction, MD) หรือแนวเกรน (Grain Direction) มากกว่า ส่วนแนวของกระดาษที่ตั้งฉากกับแนวนานาเครื่องเรียกว่า “แนววางเครื่อง” (Cross Direction, CD) หรือแนววางเกรน (Cross-Grain Direction) เนื่องจากการเรียงตัวของเส้นใยในกระดาษทั้งสองแนว มีความแตกต่างกัน ทำให้สมบัติทางเชิงกลของกระดาษทั้งสองแนวแตกต่างกัน (Paper Anisotropy) การตรวจสอบแนวเกรนของกระดาษ มีความสำคัญมากในขั้นตอนการนำกระดาษไปเปรรูป ยกตัวอย่างเช่น การหักพับ เซาะร่อง สามารถทำได้ง่ายในแนวนานาเครื่อง และค่าความทรงรูป ในแนวนานาเครื่องที่สูงกว่า มีประโยชน์ในการออกแบบแฟ้ม หรือบรรจุภัณฑ์ต่างๆ ในแนว การตรวจสอบแนวเกรนของกระดาษอาจทำได้โดยวิธีง่ายๆ ดังนี้

ก) ความแตกต่างของผิวกระดาษสองด้าน (Two-Sideness) คือ ด้านตะแกรง (Wire Side, WS) เป็นด้านบนเวลาทำกระดาษ ที่จริงแล้วควรเรียกว่าด้านบน (Top Side) และ ด้านสักหลาด (Felt Side, FS) ในส่วนตะแกรง漉漉เดินแผ่นจะมีการสั่นสะเทือนของเครื่องเพื่อไม่ให้

เส้นไขจับกลุ่มกันและในส่วนตะแกรง漉ดเดินแผ่นนี้ นำเยื่อจะเริ่มก่อตัวเป็นแผ่นคั่ยกระบวนการกรองและมีการแยกนำออก โดยใช้เครื่องดูดเยื่อละเอียด หรือสารเติมแต่งต่างๆ ให้หลุด

### ด้านลักษณะ



### ด้านตะแกรง

ภาพที่ 2-10 ความแตกต่างของผิวกระดาษหั่น 2 ด้าน ในด้านการจัดเรียงตัวของเส้นใย [20]

ไปพร้อมน้ำ เมื่อมองในทิศทางของ Z (Z-Direction) หรือภาคตัดขวางของกระดาษหั่นแผ่น จะเห็นว่าผิวกระดาษหั่นสองด้านมีองค์ประกอบต่างๆ แตกต่างกัน คือ ด้านบนหรือด้านสักหลาดจะมีส่วนของเยื่อละเอียด (Fine) และส่วนที่ไม่ไช่เส้นใยอยู่มากในขณะที่ด้านล่างหรือด้านตะแกรงจะมีส่วนที่เป็นเส้นใย และมีการจัดเรียงตามแนวเกรนของเครื่องมากกว่า ทั้งนี้เนื่องจากด้านตะแกรงนั้น ส่วนของเยื่อละเอียดและอนุภาคของสารเติมแต่งฯ สามารถลดผ่านตะแกรงไปได้ผิวกระดาษด้านตะแกรงจะหยาบกว่าด้านสักหลาด ความแตกต่างของผิวกระดาษหั่นสองด้านจะมีผลต่อความเรียบ การดูดซึมน้ำและน้ำมัน โดยเฉพาะในด้านการพิมพ์ ความแตกต่างของผิวกระดาษ ไม่ควรแตกต่างกันมากนัก ดังนั้นในการผลิตกระดาษปัจจุบันจะพยายามปรับความแตกต่างของผิวกระดาษโดยมีการผลิตตะแกรงที่มีความเรียบสูงขึ้น วิธีตรวจสอบผิวกระดาษว่าด้านไหนเป็นด้านตะแกรงหรือด้านสักหลาดสามารถทำได้ 2 วิธี ดังนี้

### ด้านตะแกรง

ภาพที่ 2-11 รูขัตระแกรงของผิวกระดาษ [20]

1. การสังเกตว่าด้านไหนที่แสดงรอยตะแกรงจะเป็นด้านตะแกรง (WS)
2. การตรวจสอบโดยการนิ่กขาดที่มุน และสังเกตรอยนิ่กขาด โดยกว่ากระดาษให้ด้านหนึ่งข่านกับพื้นแล้วนิ่กที่มุน ถ้ารอยนิ่กบริเวณมุนเป็นแนวว้างของการลอกออกของเส้นไขมาน แสดงว่าเป็นด้านตะแกรง เพื่อให้แน่ใจลองพลิกกระดาษในด้านตรงข้าม แล้วนิ่กที่มุนเทียบรอยนิ่กที่ได้
  - ข) การตรวจสอบการโค้งงอ (Curl Test) ตัดกระดาษเป็นแผ่นสี่เหลี่ยมขนาด  $2 \times 2$  ตารางนิว แล้วใช้น้ำทาเพียงด้านเดียว กระดาษจะหงอตามแนววางเครื่อง ดังแสดงในภาพที่ 2-12



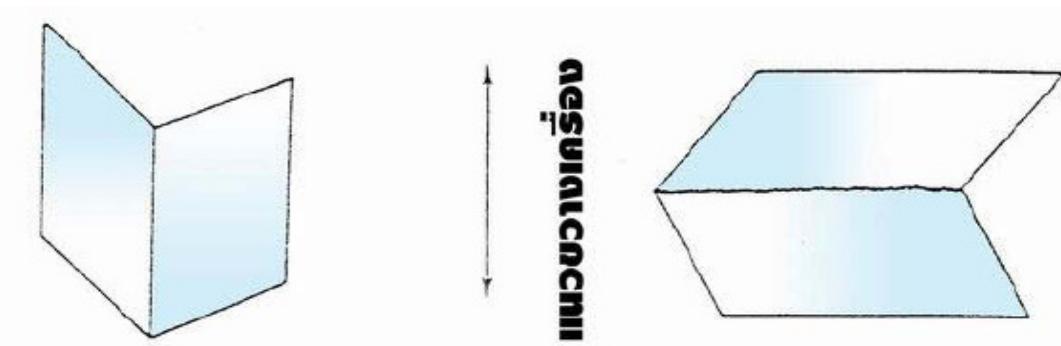
ภาพที่ 2-12 การตรวจสอบทิศทางของเส้นไขมานโดยการโค้งงอของกระดาษ [20]

- ค) การตรวจสอบโดยการนิ่กกระดาษ ถ้าเป็นแนวบนน้ำเครื่องจะนิ่กได้ยากกว่าและแนวตรงกว่าการนิ่กในแนววางเครื่อง ดังแสดงในภาพที่ 2-13



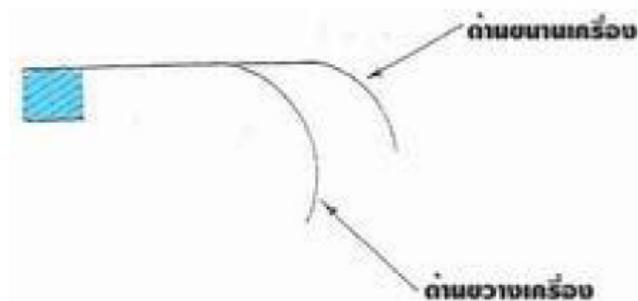
ภาพที่ 2-13 การตรวจสอบทิศทางของเส้นไขมานโดยการนิ่กกระดาษ [20]

- ง) การตรวจสอบโดยการพับกระดาษ ถ้าเป็นแนวบนน้ำเครื่องร้อยพับจะเรียบกว่าแนววางเครื่อง สำหรับแนววางเครื่องนั้นเมื่อพับแล้วจะเป็นรอยแตกหักและไม่เรียบถ้าเป็นกระดาษแข็งสามารถสังเกตเห็นรอยแตกได้ชัดเจน ดังแสดงในภาพที่ 2-14



ภาพที่ 2-14 การตรวจสอบทิศทางของเส้นใยโดยการพับกระดาษ [20]

ก) การตรวจสอบโดยการดูความทรงรูป โดยการตัดกระดาษให้มีความกว้าง และความยาวเท่ากันปล่อยให้กระดาษโค้งงอ โดยนำหนักตัวเองหรือแรงจากภายนอกเท่ากันมาระทำ พบว่าถ้าเป็นแนววางเครื่องจะโค้งงอได้มากกว่าแนวขนานเครื่อง ดังแสดงในภาพที่ 2-15



ภาพที่ 2-15 การตรวจสอบทิศทางของเส้นใยโดยดูความทรงรูป [20]

2.4.1.5 ค่าดัชนีการยอมให้น้ำไหลผ่านของเยื่อ (Freeness Index) หมายถึง ความสามารถของเยื่อกระดาษในการยอมให้น้ำไหลผ่าน ซึ่งสิ่งนี้เป็นตัวบอกถึงความสัมพันธ์ของ พื้นผิวและการพองตัวของเส้นใย ถ้ามีการพองตัวของเส้นใยมาก พื้นผิวมีการขยายตัวติดกันมากขึ้น อาจทำให้เยื่ออุ้มน้ำได้ดี นอกจากปัจจัยต่างๆ เหล่านี้ ผลการทดลองจะอยู่ภายใต้เงื่อนไขของแต่ละ การทดลอง ได้แก่ การเตรียมความเข้มข้นของน้ำต้อง อุณหภูมิ คุณภาพน้ำ ชนิดของเยื่อที่ใช้ และ ความยาวของเส้นใย เส้นใยที่ยาว เข่นเส้นใยที่ได้จากการวนการทางเคมีของไม้เนื้ออ่อน จะมี ความหลากหลายของดัชนีการยอมให้น้ำไหลผ่านของเยื่อที่ได้น้อยกว่าไม้เนื้อแข็ง ผลการทดลอง จะอยู่ที่ประมาณ 300-500 มิลลิลิตร กระบวนการนี้ถูกออกแบบอย่างง่ายเพื่อให้เหมาะสมกับการทดสอบ ปริมาณเยื่อ และขนาดของชิ้นไม้ในโรงงานซึ่งรวมถึงการติดตามการเปลี่ยนแปลงของอัตรา

การระบายน้ำของเยื่อชั่งบางที่อาจเป็นเพราะความเข้มข้นที่หลากหลาย จึงทำให้ดัชนีการยอมให้น้ำไว้ในผ่านของเยื่อไม่เป็นไปตามกฎ โดยปกติเกิดที่ค่าต่ำกว่า 100 มิลลิลิตร ค่าดัชนีการยอมให้น้ำไว้ในผ่านของเยื่อไม่จำเป็นต้องสัมพันธ์กับค่าการระบายน้ำของวัตถุใดที่นำมาทำเป็นเยื่อ

2.4.1.6 ปริมาณเยื่อกระดาษทั้งหมด (Total yields = Screen yields + Reject yields) หมายถึง ปริมาณเยื่อทั้งหมดที่ได้จากการบวนการผลิตเยื่อกระดาษ พันธะเคมีของลิกนินจะถูกเปลี่ยนแปลงโดยวิธีการและ/หรือสารเคมีที่ใช้ เยื่อกระดาษที่ได้จะมีสีคล้ำขึ้นตามเนื้องจากมีปริมาณลิกนินบางส่วนผสมอยู่ในเยื่อ ปริมาณเยื่อที่ได้ทั้งหมด จะประกอบด้วยเยื่อที่สามารถผ่านการคัดขนาดและเยื่อที่ไม่ผ่านการคัดขนาดใช้มาตรฐานของ TAPPI 275 sp-98 โดยที่เครื่องคัดขนาดใช้เหล็กกล้าที่ไม่ขึ้นสนิม

#### 2.4.2 สมบัติเชิงกลของกระดาษ (Mechanical Properties) [20]

สมบัติเชิงกลของกระดาษเป็นตัวบ่งชี้ถึงศักยภาพในการใช้งานของกระดาษ ซึ่งหมายถึง การที่กระดาษมีความทนทานต่อการใช้งาน (Durability) และความสามารถในการต้านทานแรงที่มากระทำในลักษณะต่างๆ เช่น แรงดึง แรงเฉือน และแรงที่ทำให้กระดาษโค้งงอ ซึ่งแรงเหล่านี้เกิดขึ้นในหลายขั้นตอนตั้งแต่การผลิตกระดาษ การแปรรูปจนถึงการใช้งาน กระดาษจะตอบสนองแรงที่มากระทำเหล่านี้ได้มากน้อยเพียงใด ขึ้นอยู่กับความแข็งแรงของกระดาษ ซึ่งวัดได้จากสมบัติเชิงกล ดังนั้นในการเลือกกระดาษเพื่อนำไปใช้งานจะต้องคำนึงถึงสมบัติทางเชิงกลของกระดาษด้วย

2.4.2.1 ความต้านต่อแรงดึงขาด (Tensile Strength) คือความต้านแรงดึงขาดที่กระทำต่อกกระดาษในแนวยาว (Tensile Stress) ความต้านแรงดึงขาดของกระดาษเป็นสมบัติที่สำคัญของกระดาษในระบบการพิมพ์ป้อนม้วนมากกว่ากระดาษในระบบแบบป้อนแผ่น เนื่องจากการพิมพ์ในระบบป้อนม้วนกระดาษต้องได้รับแรงดึงตลอดเวลา หากกระดาษที่ใช้มีความต้านแรงดึงขาดน้อยอาจทำให้เกิดการขาดของกระดาษในระหว่างการพิมพ์ได้ นอกจากนี้กระดาษที่ต้องนำไปเขียนรูปเป็นบรรจุภัณฑ์ต่างๆ ก็จำเป็นต้องมีความต้านแรงดึงขาดด้วย เนื่องจากในกระบวนการเขียนรูปอาจมีแรงดึงกระทำต่อกกระดาษไม่นักก็น้อย กระดาษในแนวนานาเครื่องมีความต้านแรงดึงขาดมากกว่ากระดาษในแนวยาวเครื่อง ส่วนปัจจัยที่มีผลต่อกำลังดึงขาดของกระดาษ ได้แก่ ชนิดของเยื่อ ปริมาณการบดเยื่อ ปริมาณการกรดคั่น น้ำหนักมาตรฐานของกระดาษ ปริมาณของตัวเติมและปริมาณความชื้นในกระดาษ กระดาษที่ทำจากเยื่อใบยาวและผ่านการบดเยื่อมากกว่ามีความต้านแรงดึงขาดมากกว่าที่ทำจากเยื่อที่มีเส้นใยสั้นกว่า และผ่านการบดเยื่อมากน้อยกว่า เพราะเยื่อใบยาวและการบดเยื่อมากทำให้เส้นใยเซลลูโลสเกิดพันธะเคมีต่อกันได้มากขึ้น จึงมีความต้านแรงดึงขาดเพิ่มขึ้น การกรดคั่นทำให้ความต้านแรงขาดต่อแรงดึงขาดเพิ่มขึ้น เช่นกันด้วยเหตุผลเดียวกับการใช้เยื่อใบยาวและการเพิ่มปริมาณการบดเยื่อ โดยทั่วไปกระดาษมีความต้านแรงดึงขาดเพิ่มขึ้นตามน้ำหนักมาตรฐานที่เพิ่มขึ้นด้วย ความต้านแรงดึงขาดของกระดาษมีน้อยลง

เมื่อเพิ่มปริมาณตัวเติมให้กระดาษและปริมาณความชื้นในกระดาษมีมาก เพาะตัวเติมที่เติมเข้าไปมีผลทำให้เส้นใยเซลลูโลสเกิดพันธะเคมีระหว่างกันได้น้อยลง ส่วนน้ำทำให้พันธะเคมีระหว่างเส้นใยมีความแข็งแรงน้อยลง ทั้งสองปัจจัยจึงมีผลทำให้ความต้านแรงดึงขาดของกระดาษมีน้อยลง

**2.4.2.2 ความต้านแรงดันทะลุหาด (Bursting Strength)** หมายถึงความต้านทานต่อแรงที่กระทำกับพื้นที่ หนึ่งตารางเมตรของกระดาษในแนวตั้งจากก่อนที่กระดาษจะเกิดการขาดทะลุ มีหน่วยเป็นกิโลปascอล (kPa) หรือกิโลกรัมต่อตารางเมตร ( $\text{kg}/\text{m}^2$ ) หรือปอนด์ต่อตารางนิว (lb/in<sup>2</sup>) ความต้านแรงดันทะลุหาดนี้ มีความสัมพันธ์อย่างใกล้ชิดกับความต้านแรงดึงขาดในแนวขานาเครื่อง ทั้งนี้เนื่องจากลักษณะการกระจายตัวของแรงที่มากระทำต่อชั้นทดสอบ อธิบายได้ว่า จากการที่พื้นที่ทดสอบมีลักษณะเป็นวงกลม ในการทดสอบเมื่อเครื่องทดสอบทำงานแผ่นໄ舠ະแฟร์มจะถูกดันให้ไปยังขึ้นจนทำให้กระดาษแตกทะลุ ก่อนที่กระดาษจะแตกออก กระดาษจะเกิดการยึดตัวออกไปในทุกทิศทุกทางแต่เนื่องจากกระดาษมีความยืดในแต่ละทิศทางไม่เท่ากัน ดังนั้นความสามารถในการรับแรงที่มากระทำจึงไม่เท่ากันทุกทิศทาง แควรอยแตกของชั้นทดสอบที่เกิดขึ้นจะมีลักษณะตั้งฉากกับแนวขานาเครื่องของกระดาษ เพราะกระดาษมีการยึดตัวในแนวที่ต่ำกว่าแนววางเครื่องด้วยเหตุนี้จึงสามารถบอกได้ว่า แควรอยแตกเป็นแนวเดียวกันกับแนวขานาเครื่องของกระดาษ ความต้านแรงดันทะลุหาดของกระดาษที่เพลิดจากเยื่อไผ่ นิ่มมากกว่ากระดาษที่เพลิดจากเยื่อไผ่สั้น การเพิ่มปริมาณการบดเยื่อและการเติมสารเพิ่มความแข็งแรงผิว ทำให้กระดาษมีความต้านแรงดันทะลุหาดของกระดาษลดลง ความต้านแรงดันทะลุหาดเป็นความแข็งแรงของกระดาษที่มีความสำคัญต่อการใช้งาน โดยเฉพาะสิ่งที่นำไปทำเป็นบรรจุภัณฑ์ประเภทต่างๆ

**2.4.2.3 ความต้านแรงฉีกขาด (Tearing Strength)** หมายถึง ความสามารถของกระดาษที่จะต้านแรงกระทำซึ่งจะทำให้ชั้นทดสอบหนึ่งชั้นขาดออกจากกรอบฉีกนำเดิม หน่วยที่วัดได้เป็นมิลลินิวตัน (mN) หรือ กรัม (gram) กระดาษที่จำเป็นที่จะต้องตรวจสอบความต้านแรงฉีกขาดได้แก่ กระดาษทำถุง กระดาษพิมพ์และเบียน หลักการในการตรวจสอบความต้านแรงฉีกขาดทำโดยใส่ชั้นทดสอบที่มีขนาดตามมาตรฐานกำหนด ในระหว่างปากจับนแน่นเครื่องและบนลูกตุ้มเคลื่อนที่ ใช้ใบมีดตัดชั้นทดสอบเป็นการฉีกนำยาวประมาณ 2 เซนติเมตร ทำการทดสอบโดยปล่อยให้ลูกตุ้มเคลื่อนที่ ชั้นทดสอบจะฉีกขาด ความต้านแรงฉีกขาดนี้ขึ้นกับความยาวของเส้นใยเซลลูโลสเป็นสำคัญ โดยเส้นใยยาวมีความต้านแรงฉีกขาดมากกว่าเส้นไขสัน การเพิ่มปริมาณการบดเยื่อที่มีผลทำให้ความต้านแรงฉีกขาดของกระดาษเพิ่มขึ้นด้วยเช่นกัน อย่างไรก็ตามหากบดเยื่อมากเกินไปจนทำให้เส้นใยมีขนาดสั้นลงมาก ความต้านแรงฉีกขาดของกระดาษก็จะลดน้อยลง แม้ว่าเส้นใยเซลลูโลสจะเกิดพันธะกันได้ ทั้งนี้กระดาษในแนวขานาเครื่องมีความต้านแรงฉีกขาดน้อยกว่ากระดาษในแนววางเครื่อง

2.4.2.4 ความทรงรูป (Stiffness) หมายถึง ความต้านทานของกระดาษต่อการโค้งที่เกิดจากน้ำหนักของตัวกระดาษเอง หรือแรงอื่นที่กระทำต่อกระดาษนั้น ความทรงรูปของกระดาษ มีความสำคัญต่อการป้อนและรับกระดาษบนเครื่องพิมพ์ โดยปกติในการป้อนกระดาษเข้าพิมพ์ มักป้อนกระดาษในแนววนนาเนคเรื่อง โดยให้มีทิศทางเดียวกับทิศทางการเดินแผ่นของเครื่องพิมพ์ เนื่องจากกระดาษในแนววนนาเนคเรื่อง มีความทรงรูปมากกว่า ทำให้สภาพการเดินกระดาษคล่องดีกว่ากระดาษในแนววนนาเนคเรื่อง การเพิ่มความแข็งตึ่งของกระดาษทำได้โดยเพิ่มปริมาณการบดเยื่อ แต่การบดเยื่อมากเกินไปมีผลทำให้ความแข็งตึ่งของกระดาษลดลงเนื่องจากทำให้เส้นใยมีความยาวน้อยลง ความทรงรูปของกระดาษลดลงตามปริมาณของตัวเติมที่เติมให้กระดาษ ปริมาณความชื้นในกระดาษ และปริมาณการวิ่กระดายที่เพิ่มขึ้น

2.4.2.5 ความต้านการพับขาด (Folding Endurance) หมายถึงการพับไปพับมา (Double Folds) ของชิ้นทดสอบจนกระแท้ทั้งชิ้นทดสอบขาดออกจากกันภายใต้แรงที่กำหนด หน่วยที่ใช้เป็น จำนวนครั้ง หรือ log 10 ค่าความทนทานต่อการพับขาดในแนววนนาเนคเรื่องสูงกว่าแนววนนาเนคเรื่อง ความต้านการพับขาดจะเป็นการวัดที่รวมความต้านแรงดึง การยืดตัว การแยกชิ้นของกระดาษ และความต้านทานแรงกด ซึ่งจะชี้ให้เห็นถึงอายุการใช้งานของกระดาษ หลักการในการตรวจสอบความทนต่อการพับขาดทำโดยยึดปลายข้างหนึ่งของชิ้นทดสอบด้วยแรงคงที่ ส่วนปลายอีกข้างหนึ่งถูกจับด้วยปากจับแล้วพับไปมาด้วยความเร็วคงที่ และองศาตามมาตรฐานกำหนด จนกระทั่งชิ้นทดสอบขาด

#### 2.4.3 สมบัติค้านทัศนศาสตร์ของกระดาษ (Optical Properties)

สมบัติค้านทัศนศาสตร์ หมายถึง สมบัติทางแสงของกระดาษที่ปรากฏแก่สายตา ได้แก่ ความขาวสว่าง (Brightness) ความทึบแสง (Opacity) ความมันวาว (Gloss) สมบัติเหล่านี้ของกระดาษไม่สามารถวัดค่าออกมานะ โดยอาศัยหลักการทำงานฟิสิกส์อย่างเดียว ได้แต่จะต้องประกอบด้วยหลักการทำงานจิตวิทยาร่วมด้วย ทั้งนี้เพื่อให้สอดคล้องกับสภาพการมองเห็นของสายตามนุษย์ ซึ่งต้องอาศัยดวงตาในการสังเกตและสมองตัดสินการรับรู้ในการมองเห็นอีกรั้ง ดังนั้นในการวัดค่ากีฬากับสมบัติทางค้านทัศนศาสตร์จึงต้องประกอบด้วยส่วนสำคัญ 3 ส่วนในการพิจารณาคือ แหล่งกำเนิดแสง กระดาษที่ถูกส่องสว่าง และดวงตามนุษย์หรือเครื่องวัดแสงที่ทำหน้าที่สังเกตการณ์และแปลผลของกระแสท่อนแสงหรือการส่องผ่านของแสงที่กระทำต่อกำลัง

2.4.3.1 ความขาวสว่าง (Brightness) หมายถึงค่าการสะท้อนแสงสีน้ำเงินที่ช่วงคลื่น 457 นาโนเมตรเท่านั้น จุดประสงค์คือการวัดความขาวสว่าง เพื่อต้องการคุณภาพของการพอกเยื่อเป็นลำกัญ เยื่อกระดาษที่ยังไม่ได้พอกล้วนมากจะมีสีน้ำตาลเข้มจนถึงเหลืองอ่อนเนื่องจากเนินจะดูดซับแสงสีน้ำเงินไว ทำให้ค่าการสะท้อนแสงที่ได้ในช่วงแสงสีน้ำเงินมีค่าต่ำแต่มีอัตราการลิขกิจนิหรือเปลี่ยนโครงสร้างแล้ว เยื่อฟอกขาวที่ได้จะให้ค่าการสะท้อนแสงสีน้ำเงินสูงขึ้น

2.4.3.2 ความทึบแสง (Opacity) เป็นคุณสมบัติที่จำเป็นสำหรับกระดาษพิมพ์และเก็บ กระดาษต้องทึบแสงพอที่จะบังภาพหรืออักษรที่อยู่ด้านหลังไม่ให้ปรากฏ จนเกิดปัญหาในการอ่านและความชัดเจนของสิ่งที่พิมพ์ ความทึบแสงสามารถวัดได้โดยเบริญเทียบค่าการสะท้อนแสงสีเขียวที่ช่วงคลื่น 557 นาโนเมตร ระหว่างกระดาษพื้นดำสนิทแผ่นเดียวที่รองอยู่ด้านหลังกับกระดาษที่วางซ้อนกันหนาจนแสงไม่ผ่านทะลุ ความทึบแสงและความสว่างขึ้นอยู่กับปัจจัยสำคัญ 2 ประการ คือ การกระเจิงแสงและการคุดซับแสง กระดาษที่ใช้เยื่อที่มีความขาวสว่างสูงมากจะมีปัญหาด้านความทึบแสงที่น้อยลง การใช้ตัวเดิมเพิ่มการกระเจิงแสงในเนื้อกระดาษ จะช่วยปรับปรุงความทึบแสงให้ดีขึ้นได้

2.4.3.3 ความมันวาว (Gloss) เป็นสมบัติของกระดาษเคลือบพิว และความจำเป็นต่อการใช้งานมากกว่า กระดาษอาร์ตด้าน (Matt Art) ซึ่งมีความมันวาวต่ำกว่าสามารถให้ผลงานพิมพ์คุณภาพสูงได้โดยมุ่งสะท้อนเท่ากับมุ่งตอกกระดาษ นิยมให้เชิงมุ่ง 75 องศากับเส้นปกติ ถ้าแสงที่สะท้อนในเชิงมุ่ง (Specular) ดังกล่าวมีมากกว่าแสงที่สะท้อนแบบทั่วไป (Diffuse) ผิวกระดาษจะดูมันวาวมาก เช่น กระดาษชูบ์ไบ (Waxed Paper) จึงอาจใช้มุ่งในการวัด เช่น 20 องศา ความมันวาวของกระดาษกับความเรียบของผิวกระดาษ มิได้มีความสัมพันธ์กันเสมอไป

2.4.3.4 ความขาว (Whiteness) เป็นสมบัติที่แตกต่างจากความขาวสว่าง คนจะรู้สึกว่ากระดาษหรือวัสดุใดมีสีขาวกว่าอีกสิ่งหนึ่ง ถ้ากระดาษนี้สะท้อนแสงในช่วงคลื่นที่ตามองเห็นออกมากスマ๊กมากกว่า การข้อม (Tinting) กระดาษขาวด้วยสีม่วงหรือสีน้ำเงินให้ดูขาวขึ้นก็ เพราะแสงสีเหลืองและแสงสีแดงถูกคุดซับไว้มากขึ้น จึงถูกสะท้อนออกมาน้อยลง หากวัดค่าความขาวสว่าง จะพบว่าลดลงเล็กน้อย เนื่องจากสีที่ใส่ลงไปในการกระดาษจะถูกคุดกลืนแสงไว้ แต่สีน้ำเงินจะมีผลกระแทกต่อค่าความขาวสว่างน้อยกว่าสีอื่น การใช้สารฟอกน้ำตาลในกระดาษ เป็นการช่วยให้กระดาษมีการสะท้อนแสงในช่วงคลื่นสีม่วงและสีน้ำเงินมากขึ้น กระดาษจึงดูขาวขึ้นเมื่อดูด้วยแสงแดด หรือแสงที่มีปริมาณรังสีอุตตราไวโอลেต ใกล้เคียงกับแสงธรรมชาติในเวลากลางวัน

## 2.5 งานวิจัยที่เกี่ยวข้อง

2.5.1 Fuad และคณะ [1] ศึกษาหาแหล่งของเส้นใยต่างๆ เช่น เส้นใยของพืชล้มลุก ในการนำมามีนวัตกรรมในการผลิตเยื่อกระดาษและยังมีการศึกษาต้นทุนในการผลิตเยื่อเหล่านี้ ผลการศึกษาพบว่า ปาล์มน้ำมันเป็นพืชที่สามารถนำมาผลิตเยื่อกระดาษได้ เช่นเดียวกับเยื่อกระดาษจากไม้ยืนต้น โดยเฉพาะอย่างยิ่งในประเทศไทย ไม้ยืนต้นในประเทศไทยมีการปลูกปาล์มน้ำมันกันอย่างแพร่หลาย และยังเป็นพืชเศรษฐกิจที่สำคัญอย่างยิ่งของประเทศไทยเหล่านี้ แต่เนื่องจากการปลูกปาล์มน้ำมันเพื่อที่จะนำน้ำมันที่ได้มาใช้ประโยชน์ท่านั้น จึงทำให้มีส่วนที่เหลือใช้จากสวนปาล์มน้ำมันเพิ่มขึ้นทุกวันในปริมาณมาก ก่อให้เกิดปัญหากับทางสิ่งแวดล้อมตามมาอย่างมาก จากการติดตาม

รายงานจากประเทศมาเลเซียเพียงประเทศเดียว ซึ่งมีพื้นที่เพาะปลูกปาล์มน้ำมันประมาณ 2.57 ล้านไร่ก่อต่อร ภายใน 1 ปีสามารถผลิตขยะจากส่วนต่างๆของต้นปาล์ม คิดเป็นจำนวนปาล์มน้ำมันที่ตากจนแห้งแล้ว ประมาณ 20,336 กิโลกรัม ต่อ เศกเตอร หรือประมาณ 52.3 ล้านตัน ในปี 1996 และในปี 2000 ปริมาณการปลูกปาล์มน้ำมันก็เพิ่มขึ้นเป็น 3.151 ล้านไร่ก่อต่อร ซึ่งมีขยะจากส่วนต่างๆของต้นปาล์ม คิดเป็นจำนวนปาล์มน้ำมันที่ตากจนแห้งแล้ว ประมาณ 56.9 ล้านตัน แต่สิ่งที่น่าสนใจก็คือ เมื่อนำขยะเหล่านี้ 75% โดยประมาณ มาทำการทดลองผลิตเป็นเยื่อที่สามารถนำมาใช้ได้จะได้ผลผลิตถึง 45% หรือประมาณ 14.8 ล้านตัน

2.5.2 Law และ Wan Roali [21] ศึกษาเกี่ยวกับสมบัติทางเคมีและพิสิกส์ และสมบัติของเส้นใยกระดาษที่ได้จากส่วนต่างๆของต้นปาล์ม เช่น ลำต้น ทางใบ ทะเล พบว่าทางใบจะให้เส้นใยที่ยาวที่สุด ความยาวเฉลี่ยประมาณ 1.59 มิลลิเมตร ซึ่งยาวกว่าเส้นใยของพืชยืนต้นที่ยาวที่สุดด้วยเนื่องด้วยประสิทธิภาพของทางใบของปาล์ม โดยเฉพาะอย่างยิ่งคุณลักษณะการทนต่อการยึดหยุ่นและการฉีกขาดได้ดีของเส้นใยนี้ ทำให้เกิดการค้นคว้าถึงลักษณะของเส้นใยจากทางใบของต้นปาล์ม โดยออกแบบการทดลองแบบเช็นเตอร์คอมโพสิต (CCD) เพื่อทดสอบผลกระทบที่มีต่อสมบัติของเส้นใย โดยใช้การผลิตเยื่อแบบโซดา พบร่องค์ประกอบทางเคมีของวัตถุคิม ประกอบด้วย ลิกนิน 14.81% โซเดียมอลูมิโนไซด์ 86.53% และฟาราเซลลูโลส 62.34% สารแทรก 1.8% โดยใช้ทะเล และทางใบที่ตัดแล้วมีความยาวประมาณ 1.59 มิลลิเมตร ทำการทดลองโดยการเปลี่ยนแปลงอุณหภูมิระหว่าง 160-180 °C ความเข้มข้นของแอกทีฟอัลคาไลด์ 20-30% เวลาในการทำปฏิกิริยา 1-2 ชั่วโมง พบร่วมกันของการทำปฏิกิริยาที่ดี คือเวลาในช่วงสั้นๆ ประมาณ 60 นาที อุณหภูมิ 160-180 °C และปริมาณความเข้มข้นของแอกทีฟอัลคาไลด์ 20-30% จะสามารถจัดลิกนินออกได้ และถ้าเพิ่มอุณหภูมิจะช่วยเพิ่มประสิทธิภาพของโซเดียมไฮดรอกไซด์ในการทำปฏิกิริยา

2.5.3 P.Khristova และคณะ [22] ศึกษาคุณสมบัติต่างๆ ของเส้นใยของโซดาลิปตัส โดยใช้กระบวนการผลิตเยื่อ 4 กระบวนการ ทั้งที่มีการเติมและไม่เติมสารช่วยทำปฏิกิริยา แล้วนำการทดลองครั้งที่ได้คุณสมบัติที่ดีที่สุดของแต่ละกระบวนการมาอภิปราย โดยแต่ละกระบวนการที่นำมาอภิปราย มีสภาวะที่ต่างกัน ดังนี้ คราฟท์(Kraft) ใช้ 17.1% Na<sub>2</sub>O เป็นแอกทีฟอัลคาไลด์ และอัตราส่วนของ Na<sub>2</sub>SO<sub>3</sub> : NaOH 40 :60 อุณหภูมิ 160 องศาเซลเซียส เวลาในการทำปฏิกิริยา 165 นาที ผลปรากฏว่า เยื่อที่ได้มีปริมาณ 47.0% เป็นเยื่อที่ผ่านการคัดขนาด 46.9% และเป็นเยื่อที่ไม่ผ่านการคัดขนาด 0.1% ค่าดัชนีความขาวสว่าง 22.3% ค่าแกปปานัมเบอร 20.9 ค่าดัชนีการที่เขื่อยومให้น้ำไหลผ่าน 15.5 ml,CSF ค่าดัชนีความต้านทานแรงดึงด้วย 33.0 kN.m/kg ค่าดัชนีความต้านทานแรงฉีกขาดของเยื่อ 1.9 mN.m<sup>2</sup>/g ค่าดัชนีความต้านทานแรงดันทะลุขนาด 1.4 kPa.m<sup>2</sup>/g คราฟท์- แอนทรัคิวโนน (Kraft-AQ) ใช้ 17.1% Na<sub>2</sub>O เป็นแอกทีฟอัลคาไลด์ อุณหภูมิ 160 องศาเซลเซียส เวลาในการทำปฏิกิริยา 165 นาที ต่างจากคราฟท์ตรงที่เพิ่มสารแอนทรัคิวโนน 0.1% ผลปรากฏว่าเยื่อที่ได้

มีปริมาณ 47.0% เป็นเยื่อที่ผ่านการคัดขนาด 47.9% และเป็นเยื่อที่ไม่ผ่านการคัดขนาด 0.0% ค่าดัชนีความขาวสว่าง 21.9% ค่าแคปปานัมเบอร์ 19.3 ค่าดัชนีการที่เยื่อยомнให้น้ำไหลผ่าน 16 ml,CSF ค่าดัชนีความต้านทานแรงดึงขาด 36.8 kN.m/kg ค่าดัชนีความต้านทานแรงนิภัยขาดของเยื่อ 2.8 mN.m<sup>2</sup>/g ค่าดัชนีความต้านทานแรงดันทะลุขาด 1.5 kPa.m<sup>2</sup>/g จะเห็นได้ว่ากระบวนการกราฟท์มีสภาวะที่เท่ากันทั้งหมด ต่างกันตรงที่เติมสารแอนทรัคิวโนนเข้าไป แต่คุณสมบัติของเยื่อที่นำมาทำกระดาษดีขึ้น กระบวนการโซดา-แอนทรัคิวโนน (Soda-AQ) ใช้ 17.1% Na<sub>2</sub>O เป็นแอ็คทีฟอัลคาไลด์ และสารแอนทรัคิวโนน 0.1% อุณหภูมิ 160 องศาเซลเซียส เวลาในการทำปฏิกิริยา 165 นาที ผลปรากฏว่าเยื่อที่ได้มีปริมาณ 47.7% เป็นเยื่อที่ผ่านการคัดขนาด 47.6% และเป็นเยื่อที่ไม่ผ่านการคัดขนาด 0.1% ค่าดัชนีความขาวสว่าง 22.3% ค่าแคปปานัมเบอร์ 22.0 ค่าดัชนีการที่เยื่อยомнให้น้ำไหลผ่าน 17.0 ml,CSF ค่าดัชนีความต้านทานแรงดึงขาด 34.1 kN.m/kg ค่าดัชนีความต้านทานแรงนิภัยขาดของเยื่อ 2.9 mN.m<sup>2</sup>/g ค่าดัชนีความต้านทานแรงดันทะลุขาด 1.3 kPa.m<sup>2</sup>/g อัลคาไลน์-ชัลไฟท์-แอนทรัคิวโนน(ASA) ใช้ 18.6% Na<sub>2</sub>O เป็นแอ็คทีฟอัลคาไลด์ และสารแอนทรัคิวโนน 0.1% อุณหภูมิ 165 องศาเซลเซียส เวลาในการทำปฏิกิริยา 165 นาที ผลปรากฏว่าเยื่อที่ได้มีปริมาณ 49.3% เป็นเยื่อที่ผ่านการคัดขนาด 47.8% และเป็นเยื่อที่ไม่ผ่านการคัดขนาด 1.5% ค่าดัชนีความขาวสว่าง 26.3% ค่าแคปปานัมเบอร์ 19.6 ค่าดัชนีการที่เยื่อยомнให้น้ำไหลผ่าน 16.5 ml,CSF ค่าดัชนีความต้านทานแรงดึงขาด 36.2 kN.m/kg ค่าดัชนีความต้านทานแรงนิภัยขาดของเยื่อ 3.0 mN.m<sup>2</sup>/g ค่าดัชนีความต้านทานแรงดันทะลุขาด 1.4 kPa.m<sup>2</sup>/g และอัลคาไลน์ชัลไฟท์-แอนทรัคิวโนน-เมทานอล (ASAM) ใช้ 18.6% Na<sub>2</sub>O เป็นแอ็คทีฟอัลคาไลด์ และสารแอนทรัคิวโนน 0.1% อุณหภูมิ 175 องศาเซลเซียส เวลาในการทำปฏิกิริยา 165 นาที ผลปรากฏว่าเยื่อที่ได้มีปริมาณ 49.2% เป็นเยื่อที่ผ่านการคัดขนาด 47.9% และเป็นเยื่อที่ไม่ผ่านการคัดขนาด 1.3% ค่าดัชนีความขาวสว่าง 38.6% ค่าแคปปานัมเบอร์ 16.8 ค่าดัชนีการที่เยื่อยомнให้น้ำไหลผ่าน 15.5 ml,CSF ค่าดัชนีความต้านทานแรงดึงขาด 41.4 kN.m/kg ค่าดัชนีความต้านทานแรงนิภัยขาดของเยื่อ 3.1 mN.m<sup>2</sup>/g ค่าดัชนีความต้านทานแรงดันทะลุขาด 1.6 kPa.m<sup>2</sup>/g จากผลการทดลองจะเห็นว่ากระบวนการที่เติมแอนทรัคิว-โนนจะให้ผลการทดลองที่ค่อนข้างดี เมื่อเปรียบเทียบกับกระบวนการกราฟท์ที่ไม่ได้เติมแอนทรัคิวโนน การจำจัดลิกนินและปริมาณเยื่อที่ได้ก็มากขึ้น กระบวนการ ASA ได้ผลการทดลองค่อนข้างดี กระบวนการ ASAM ได้เยื่อมาก ความขาวสว่างดี แต่ค่าแคปป่าต่ำ แต่เยื่อที่ได้เหล่านี้เมื่อนำมาฟอกแล้ว สามารถนำมาราบเป็นกระดาษพิมพ์เจียนได้

2.5.4 James S. Han[23] ศึกษาสภาวะที่ต่ำที่สุดที่จะสามารถผลิตเยื่อกระดาษจากเปลือกแก่นและส่วนที่เหลือทั้งหมดของลำต้นของปอ ด้วยกระบวนการผลิตเยื่อของโซดา-แอนทรัคิวโนน โดยเวลาในการผลิตเยื่อกระดาษอยู่ในช่วง 90-120 นาที อุณหภูมิอยู่ในช่วง 150-160°C อัตราส่วนระหว่างปอแห้งต่อสารละลายที่ใช้เป็น 6 : 1 พนว่า ปริมาณแอ็คทีฟอัลคาไลด์ที่ต่ำที่สุดที่สามารถ

ผลิตเยื่อจากเปลือกปอได้ คือ 12% จากแกนและส่วนอื่นที่เหลือ คือ 15% โดย ใช้เวลาในการต้มเยื่อ 120 นาที และ 90 นาทีตามลำดับ ใช้ปริมาณ 0.15% แอนතracoviโนน อุณหภูมิ 160 องศาเซลเซียส จากเปลือกจะได้ปริมาณเยื่อเท่ากับ 63.9% ค่าแคปปานัมเบอร์เท่ากับ 16 จากแกนจะได้ปริมาณเยื่อเท่ากับ 48.8% ค่าแคปปานัมเบอร์เท่ากับ 32 และ จาก ส่วนอื่นๆ ที่เหลือจะได้ปริมาณเยื่อเท่ากับ 50.2% ค่าแคปปานัมเบอร์เท่ากับ 26 แต่หากใช้ปริมาณแอกทีฟอัลคาไลด์ที่ต่ำกว่านี้จะทำให้ปอไม่แตกออกเป็นเยื่อ ถึงแม้ว่าจะเพิ่มอุณหภูมิ และ เวลาในการต้มเยื่อก็ตาม

2.5.5 P. H'ng [24] ศึกษาโดยใช้โพแทสเซียมไ媳ดรอกาไซด์-แอนතracoviโนน (KOH – AQ) ในการผลิตเยื่อกระดาษ พบร้า ได้ปริมาณเยื่อกระดาษ 44% ค่าแคปปานัมเบอร์ต่ำ ความสามารถในการตี และความขาวของเยื่อกระดาษดีกว่าเมื่อเทียบกับค่าที่ได้จากการผลิตเยื่อกระดาษโดยใช้วิธีโซดาแอนතracoviโนน คุณสมบัติต่างๆ ในด้านของความแข็งแรงคงทนอยู่ในระดับที่สูงกว่า วิธีการผลิตเยื่อกระดาษโดยวิธีกราฟท์ของไม้เย็นตัน และมีความเหมาะสมในการผลิตกระดาษที่ใช้ในการพิมพ์ และเขียน นอกจากนี้ โพแทสเซียมขังสามารถนำกลับมาใช้เป็นปุ๋ยได้อีกด้วย

## บทที่ 3

### วิธีการทดลอง

#### 3.1 อุปกรณ์และสารเคมีในกระบวนการต้มเยื่อ

3.1.1 อุปกรณ์ที่ใช้ต้มเยื่อ คือ ถังความดันแสตนเลส เกรด 304 ขนาด 40 ลิตร พร้อมชุดควบคุมอุณหภูมิ อุปกรณ์นี้ปรับปรุงให้สามารถควบคุมอุณหภูมิได้สูงขึ้นถึง 170 องศาเซลเซียส และทนความดันสูงสุดได้ถึง 10 บาร์ ใช้ไฟฟ้าเป็นแหล่งให้พลังงาน และน้ำมันเป็นตัวให้ความร้อน

3.1.2 บีกเกอร์ 1000 มิลลิลิตร

3.1.3 ตะแกรง สำหรับล้างและการองเยื่อ

3.1.4 อุปกรณ์อื่นๆ เช่น ถังพลาสติก ประจำถุงเมียหานเบส ตู้เย็นสำหรับเก็บเยื่อ

3.1.5 สารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์

3.1.6 สารเอนทรากวิโนน ความเข้มข้นร้อยละ 0.1 โดยนำหนักทางใบปาล์มน้ำมันแห้ง

3.1.7 อุปกรณ์ทดสอบเยื่อกระดาษเป็นไปตามมาตรฐาน Texhnical Association of the Pulp and Paper Industry (TAPPI)

#### 3.2 การเตรียมตัวอย่าง

ใช้ทางใบปาล์มน้ำมันพันธุ์ Elais Guineensis จากสวนอำนาจพระแสง จังหวัดสุราษฎร์ธานี ตัดทางใบปาล์มน้ำมันและทำการเก็บเกี่ยวผลปาล์มน้ำมัน หรือตัดแต่งทางใบปาล์มน้ำมันประจำปี ทำความสะอาดทางใบปาล์มน้ำมันด้วยน้ำ เแล้วลอกเปลือกทางใบออก หลังจากนั้นตัดทางใบปาล์มน้ำมันที่ต้องการมาเป็นชิ้นขนาดความยาวประมาณ 1 เซนติเมตร ทางใบปาล์มน้ำมันที่ได้มีความชื้นประมาณ 77.49%



ภาพที่ 3-1 หม้อต้มเยื่อพร้อมชุดควบคุม

### 3.3 วิธีการต้มเยื่อ

3.3.1 นำทางใบปาล์มน้ำมันที่เตรียมไว้ไปวิเคราะห์หาองค์ประกอบทางเคมี และ หาความชื้นของทางใบปาล์มที่เตรียมได้ เพื่อนำมาคำนวณหาปริมาณน้ำหนักวัตถุคิบแห้ง ให้ได้ปริมาณวัตถุคิบแห้ง 250 กรัม ดังตารางที่ 3-1

3.3.2 กำหนดเงื่อนไขของการทดลอง และวิเคราะห์ผลการทดลอง โดยใช้โปรแกรม Design Expert

3.3.3 เตรียมแอนตราควิโนนร้อยละ 0.1 ต่อน้ำหนักวัตถุคิบแห้ง ผสมเข้าด้วยกันกับสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ให้ได้ความเข้มข้นตามที่ต้องการ (ร้อยละ 35-45 ของน้ำหนักวัตถุคิบแห้ง) ปริมาตร 3.5 ลิตร เพื่อให้ได้อัตราส่วนสารละลายต่อวัตถุคิบแห้งเท่ากับ 14 : 1 โดยปริมาณน้ำจะคิดรวมกับปริมาณความชื้นในทางใบปาล์มน้ำมันแห้งด้วย โดยแสดงวิธีการคำนวณไว้ในภาคผนวก ก

3.3.4 หลังจากสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ และ แอนตราควิโนนร้อยละ 0.1 ที่เตรียมไว้ผสมจนเข้ากันได้ นำสารละลายที่ได้นี้ไปผสมเข้ากับทางใบปาล์มน้ำมันแห้ง (กรณีที่ใช้จริงในการทดลองนี้ใช้ทางใบปาล์มน้ำมันสด เนื่องจากไม่สามารถรอตากจนแห้งได้ เพราะทางใบปาล์มน้ำมันที่ปอกเปลือกออกแล้วสามารถเกิดเชื้อราได้ง่ายมาก) แซฟท์ไว 1 คืน จากนั้นใส่ในหม้อต้มเยื่อ (คิดเป็นอัตราส่วนของสารละลายต่อทางใบปาล์มน้ำมันแห้งเท่ากับ 14 ต่อ 1)

3.3.5 ปิดฝาหม้อต้มให้แน่น ปิดวาล์ว ตรวจสอบปริมาณน้ำมันรอบนอกในหม้อต้มโดยให้สูงเกินกว่าระดับของ Heater

3.3.6 เปิดเครื่องให้ความร้อน กำหนดอุณหภูมิสูงสุดในการต้มเยื่อตามการทดลองที่ตั้งไว้ (150 ถึง 165 องศาเซลเซียส) ดังสภาวะการทดลองตารางที่ 3-2

3.3.7 จับเวลาตั้งแต่เริ่มปิดเครื่องจนถึงอุณหภูมิที่กำหนดไว้ จากนั้นจับเวลาต่ออีกตามเวลาที่ใช้ต้มในสภาวะต่างๆ ที่อุณหภูมิที่กำหนด (ความดันในหม้อต้มจะเริ่มเพิ่มขึ้นเมื่ออุณหภูมิในหม้อต้มเกินกว่า 100 องศาเซลเซียส โดยที่อุณหภูมิ 150-165 องศาเซลเซียส ความดันในหม้อต้มเยื่อจะอยู่ที่ประมาณ 6-9 บาร์)

3.3.8 ปิดเครื่องให้ความร้อน

3.3.9 ต่อท่อกับวาล์วด้านบนให้ปลายท่อผ่านลงในน้ำ เพื่อตักแก๊สที่เป็นเบสจากภายในหม้อต้ม จากนั้นค่อยๆ เปิดวาล์ว ให้ความดันภายในหม้อต้มลดลงจนเหลือ 1 บาร์

3.3.10 เปิดฝาหม้อ ปล่อยน้ำเบสจากภายในหม้อทิ้ง นำเยื่อในตระแกรงไปล้างด้วยน้ำสะอาดจนไม่เหลือปริมาณเบสในเยื่อ (โดยบีบัน้ำจากเยื่อให้สัมผัสกับกระดาษลิตมัส สังเกตสีจะเปลี่ยนเป็นกลาง โดยเทียบจากข้างกล่องกระดาษลิตมัส)

3.3.11 เก็บเยื่อในลักษณะเยื่อเปียกในตู้เย็นอุณหภูมิประมาณ 4 องศาเซลเซียส ก่อนที่จะนำไปทดสอบต่อไป

**ตารางที่ 3-1** รายการและวิธีการทดสอบองค์ประกอบทางเคมีของทางใบปาล์มน้ำมัน

รายการทดสอบ	วิธีการทดสอบ
1. การละลายในเออลกอฮอล์-เบนซิน (Alcohol-Benzene Solubility)	TAPPI-T204 cm-97
2. การละลายน้ำร้อน (Hot Water Solubility)	TAPPI-T207 om-93
3. การละลายในสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ ความเข้มข้นร้อยละ 1 (1% NaOH Solubility)	TAPPI-T212 om-98
4. ปริมาณปิถ้า (Ash)	TAPPI-T211 om-93
5. ปริมาณลิกนิน (Lignin)	TAPPI-T222 om-98
6. ปริมาณโซโลเซลลูโลส (Holocellulose)	Acid Chlorite Method of Browning
7. ปริมาณแอลฟ่าเซลลูโลส (Alpha-Cellulose)	TAPPI-T203 om-93
8. ปริมาณเบต้าเซลลูโลส (Beta-Cellulose)	TAPPI-T203 om-93
9. ปริมาณแกรมมาเซลลูโลส (Gamma-Cellulose)	TAPPI-T203 om-93
10. ปริมาณเพนโตแซน (Pentosan)	TAPPI-T222 om-84

**ตารางที่ 3-2** แสดงสภาวะที่ใช้ในการต้มเยื่อทางใบปาล์ม

สภาวะ	ปริมาณเยื่อแห้ง (กรัมแห้ง)	ความเข้มข้น เบส (ร้อยละ ต่อน้ำหนัก วัตถุคิดเหงง)	อุณหภูมิ (°C)	ปริมาณตัวเร่ง ปฏิกิริยาที่ใช้ (AQ) (ร้อยละ ต่อน้ำหนัก วัตถุคิดเหงง)	อัตราส่วน ของ สารละลาย ต่อวัตถุคิด เหงง	เวลาที่ใช้ใน การต้มเยื่อที่ อุณหภูมิ สูงสุด (นาที)
1	250	35	150	0.1	14 : 1	120
2	250	35	165	0.1	14 : 1	120
3	250	45	150	0.1	14 : 1	120
4	250	45	165	0.1	14 : 1	120
5	250	40	155	0.1	14 : 1	120
6	250	40	155	0.1	14 : 1	120
7	250	40	155	0.1	14 : 1	120

ตารางที่ 3-2 (ต่อ)

สภาวะ	ปริมาณเยื่อแห้ง (กรัมแห้ง)	ความเข้มข้น เบส (ร้อยละ ต่อน้ำหนัก วัตถุคิดแห้ง)	อุณหภูมิ (°C)	ปริมาณตัวเร่ง ปฏิกิริยาที่ใช้ (AQ) (ร้อยละ ต่อน้ำหนัก วัตถุคิดแห้ง)	อัตราส่วน ของ สารละลายน้ำ ต่อวัตถุคิด แห้ง	เวลาที่ใช้ใน การต้มเยื่อที่ อุณหภูมิ สูงสุด (นาที)
8	250	40	155	0.1	14 : 1	120
9	250	40	155	0.1	14 : 1	120
10	250	40	147	0.1	14 : 1	120
11	250	40	168	0.1	14 : 1	120
12	250	33	155	0.1	14 : 1	120
13	250	47	155	0.1	14 : 1	120

### 3.4 การทดสอบเยื่อ

3.4.1 เยื่อที่ผ่านกระบวนการต้มแล้วนำไปคัดแยกเยื่อตามมาตรฐาน TAPPI T 275-sp98

(Screening of Pulp (Somerville-Type Equipment))

3.4.2 เยื่อที่ผ่านการคัดแยกเยื่อแล้วนำไปทดสอบหาปริมาณลิกนินที่เหลืออยู่ โดยหากจากค่าแคปปา ตามมาตรฐาน TAPPI T 236 cm-85

3.4.3 นำเยื่อที่เหลือไปปั๊มแผ่นทดสอบตามมาตรฐาน TAPPI T 220 sp-96 (Physical Testing of Pulp Handsheets) และ TAPPI 205 sp-95 (Forming Handsheets for Physical Tests of Pulp) เพื่อทดสอบหาคุณสมบัติเชิงกล ตามตารางที่ 3-3

ตารางที่ 3-3 แสดงมาตรฐานต่างๆ ที่ใช้ทดสอบคุณสมบัติเชิงกลของเยื่อ

รายการทดสอบ	วิธีการทดสอบ
1. Screen Yield	TAPPI T 275 sp-98
2. Kappa Number	TAPPI T 236 cm-85
3. Freeness	TAPPI T 227 om-94
4. Basis Weight	เครื่องชั่ง 4 ตำแหน่ง
5. Brightness	TAPPI T 452 om-98
6. Bursting Index	TAPPI T 403 om-97
7. Tearing Index	TAPPI T 414 om-98
8. Tensile Index	TAPPI T 494 om-96
9. Thickness	TAPPI T 411 om-97
10. Moisture Content	TAPPI T 258 om-06

### 3.5 วิธีทำการทดสอบเยื่อ

#### 3.5.1 ปริมาณเยื่อที่ผ่านการคัดขนาดตามมาตรฐาน (Screen yield) TAPPI T 275 sq-98

##### 3.5.1.1 คำจำกัดความ

ปริมาณเยื่อที่ผ่านการคัดขนาด คือ ปริมาณเยื่อทั้งหมดที่สามารถผ่านโลหะแผ่นบาง 6 แผ่น ซึ่งแต่ละแผ่นมีรูกว้างขนาด 0.15 มิลลิเมตร อยู่ทั่วทั้งแผ่น มีหน่วยเป็นเปอร์เซนต์ (%)

##### 3.5.1.2 อุปกรณ์

- ก) เครื่องตีกระจายเยื่อ
- ข) ถังใส่เยื่อที่กระจายตัวแล้ว
- ค) เครื่องคัดขนาดของเยื่อ ประกอบด้วย

1. ถุงใส่เยื่อที่ผ่านการคัดขนาด
2. แผ่นโลหะบาง ซึ่งมีรูให้เยื่อผ่านได้ขนาด 0.15 มิลลิเมตร 6 แผ่น
3. สายยาง นำไอล์ฟ้า-ออก
4. ห่อติดกับกรวยสำหรับปล่อยน้ำและเยื่อที่ผ่านการคัดขนาดออก
  - ก) ถุงใส่เยื่อที่ผ่านการคัดขนาด และ ถุงเก็บเยื่อที่ชั้นนำนักแล้ว
  - ข) บีกเกอร์ มีฝาปิด จดนำนักของบีกเกอร์เปล่าข้างขวาเรียบร้อย สำหรับใส่เยื่อที่ไม่ผ่านการคัดขนาด

##### 3.5.1.3 วิธีการทดลอง

ก) นำเยื่อที่ได้ทั้งหมดหลังจากการต้ม เทใส่เครื่องตีกระจายเยื่อ เติมน้ำให้ถึงขีดที่กำหนดไว้ในเครื่อง ปิดฝาเครื่องให้สนิท เปิดเครื่องให้ทำงานประมาณ 5 นาที แล้วปิดเครื่อง เปิดก๊อกอาบน้ำและเยื่อใส่ถัง ล้างเยื่อที่ติดอยู่ที่เครื่องด้วยน้ำเปล่า

ข) เปิดเครื่องคัดขนาด (ประกอบด้วยส่วนที่เป็นส่วนคัดขนาดมีตัวคุณน้ำ และเยื่อเพื่อช่วยให้น้ำและเยื่อไหลลงได้ดี และส่วนที่รองรับน้ำและเยื่อ ส่วนนี้จะมีการหมุนเพื่อให้น้ำและเยื่อแยกออกจากกัน

ค) นำเยื่อในถัง ค่อยๆเทลงไปที่เครื่องคัดขนาด จนกว่าจะหมดถัง ล้างถังด้วยน้ำเปล่า อย่าให้มีเยื่อเหลือติดอยู่ตามขอบถัง

ง) รอนกว่าน้ำและเยื่อตัวบนนั้นแห่นโลหะเหลืออยู่น้อยมาก แล้วจึงปิดน้ำเปล่าล้างให้เยื่อบางส่วนบนแห่นโลหะที่ยังติดอยู่ผ่านช่องคัดขนาดลงไป จนกว่าจะเหลือเต็อเยื่อที่ไม่สามารถผ่านໄไปได้

จ) ปิดเครื่องคุณน้ำ และเก็บเยื่อที่ไม่สามารถผ่านการคัดขนาดใส่บีกเกอร์

น) นำไปป้อนที่  $105^{\circ}\text{C}$  นาน 2 ชั่วโมง และวนนำไปเผาในโถดูดความชื้น ต่ออีก 1 ชั่วโมง และวนนำไปซับน้ำหนัก จนบันทึก ทำซ้ำ ข้อนี้ จนกว่าจะได้น้ำหนักที่คงที่หรือใกล้เคียงกัน

ช) ปล่อยให้เครื่องหมุนเยื่อ ที่ผ่านการคัดขนาดหมุนไปจนกว่าเยื่อที่ได้จะแห้ง แล้วนำเยื่อที่ติดอยู่ที่ถุงใส่เยื่อที่ผ่านการคัดขนาดออก (โดยส่วนมากจะติดกันเป็นแผ่นยาและหนา) นิยมเป็นชิ้นเล็กๆ ใส่ถุงเก็บเยื่อ นำไปซับน้ำหนัก และจดบันทึก

### 3.5.2 การหาค่าความชื้น (Moisture Content) ตามมาตรฐาน TAPPI T 258 om-06

#### 3.5.2.1 คำจำกัดความ

ปริมาณความชื้น หรือปริมาณน้ำที่มีอยู่ในเยื่อกระดาษที่เตรียมได้ หรือแผ่นกระดาษ คิดเป็นร้อยละของน้ำหนักทั้งหมด ซึ่งไม่รวมมากกว่าร้อยละ 6-7

#### 3.5.2.2 อุปกรณ์

ก) กระженนาพิกา

ข) ตู้อบกระดาษ

ค) เครื่องซับ 4 ตำแหน่ง

ง) โถดูดความชื้น

จ) เครื่องวัดปริมาณความชื้นแบบอัตโนมัติ (Moisture Analyzer)

#### 3.5.2.3 วิธีการทดลอง ทำได้ 2 วิธี คือ แบบ Manual และ แบบ Automatic

ก) Manual

1. ซับกระженนาพิกา และจดน้ำหนักที่แน่นอน 4 ตำแหน่ง

2. นำเยื่อที่ผ่านการคัดขนาดแล้วใส่ในกระженนาพิกา แล้วจดน้ำหนักที่แน่นอน (การทำ 3

ครั้ง ต่อ 1 การทดลอง)

3. นำไปป้อนไว้ที่  $110^{\circ}\text{C}$  ทิ้งไว้ 1 คืน

4. จากนั้นนำกระженนาพิกาใส่เยื่อที่อบไว้ไปใส่ดูดความชื้น รอจนเย็นประมาณ 2 ชั่วโมง นำออกมาซับ จนน้ำหนักที่แน่นอน นำไปป้อนต่อประมาณ 3 ชั่วโมง

5. ทำซ้ำตั้งแต่ข้อที่ 3.6.2.3.4 จนกว่าจะได้น้ำหนักที่เท่า หรือใกล้เคียงกัน

6. คำนวณเปอร์เซ็นต์ของเยื่อแห้งที่ได้ (การคำนวณอยู่ในภาคผนวก ข)

ข) Automatic โดยใช้เครื่องวัดปริมาณความชื้นแบบอัตโนมัติ (Moisture Analyzer)

1. กด Tare เพื่อให้เครื่องซับเป็น 0 กรัม และภาครองเดือนออกมาโดยอัตโนมัติ

2. นำเยื่อที่นิยมเป็นแผ่นเล็ก (หลังจากขั้นตอนการคัดแยกเยื่อ) ใส่ในภาชนะชั่วประมาณ 2-3 กรัม กดปุ่มเพื่อให้ภาชนะล็อกปิด

3. กดปุ่ม Start เพื่อเริ่มต้นการทำงานของเครื่อง

4. รองรับรวม 40 นาที หรือจนกว่าค่าที่พิมพ์ออกมาจากเครื่องจะคงที่ แล้วจึงกดปุ่ม End เครื่องจะพิมพ์ค่าความชื้นเป็นเปอร์เซ็น และนำหนักเยื่อที่เหลือออกมายัง

### 3.5.3 ค่าดัชนีการอุ่มน้ำของเยื่อ (Freeness index) ตามมาตรฐาน TAPPI T 227 om-94

#### 3.5.3.1 คำจำกัดความ

ค่าดัชนีการอุ่มน้ำของเยื่อ คือ อัตราความเร็วของน้ำที่สามารถไหลผ่านเยื่อ ค่าดัชนีการอุ่มน้ำของเยื่อเป็นการนำบัดเชิงกลของเยื่อในน้ำเพื่อที่จะเพิ่มพื้นที่ผิวสัมผัส ความยืดหยุ่น อีกทั้งยังช่วยเสริมให้พันธะของเส้นใยแข็งแรงขึ้น เมื่อแห้ง ค่าอัตราการอุ่มน้ำของเยื่อนี้ รายงานผลเป็น ml,CSF และองศา SR

#### 3.5.3.2 อุปกรณ์

- ก) เครื่องกระเจาเยื่อ (Disintegrator)
- ข) ถังใส่น้ำเยื่อ หรือเรียกว่า “น้ำ Stock”
- ค) ถังใส่น้ำเย็น
- ง) กระบวนการ ขนาด 1000 มิลลิลิตร
- จ) เทอร์โมมิเตอร์
- ฉ) กระบวนการตักน้ำ
- ช) นาฬิกาจับเวลา
- ซ) กระดาษกรองเบอร์ 4 (อบประมาณ 1 ชั่วโมง เก็บในโถดูดความชื้น)
- ญ) ปั๊มสำหรับดูดน้ำ
- ญญ) Buchner Funnel
- ญญญ) Filter Flask
- ญญญญ) สายยาง

#### 3.5.3.3 วิธีการทดลอง

ก) ชั่งเยื่อที่ได้ 30 กรัม (แห้ง) ใส่ลงในเครื่องปั่นกระเจาเยื่อ เติมน้ำกลั่น 2 ลิตร (จะได้น้ำสต็อก 1.5% โดยปริมาตร) ปิดฝาให้สนิท เปิดเครื่องทิ้งไว้ ระหว่างรอเตรียมถังใส่น้ำแข็งผสมกับน้ำไว้ (เพื่อปรับอุณหภูมิของน้ำสต็อก ให้ได้ 20 °C) เมื่อครบ 2000 รอบ ปิดเครื่อง

ข) เตรียมอุปกรณ์สำหรับวัดค่าดัชนีการอุ่มน้ำของเยื่อ ขัดตะแกรงในกระบวนการล้างรับใส่น้ำสต็อกให้สะอาด ทำการ Calibration โดยใช้น้ำเปล่า 1 ลิตร ใส่ในกระบวนการวัดค่าดัชนีการอุ่มน้ำของเยื่อ ปิดฝาด้านบน และด้านล่างให้แน่น

ค) นำกระบวนการ 2 อัน อันหนึ่งรองไว้ทางที่น้ำจะไหลผ่านเยื่อลามาอย่างเร็ว (ทำให้น้ำส่วนนี้ ไหลเข้าไปทางท่อสำหรับวัดค่า) อีกอันรองไว้ที่น้ำที่ไม่ใช้ (ส่วนนี้จะเป็นส่วนที่เมื่อน้ำไหลผ่านได้ไม่เร็วเท่าที่ควร จึงทำให้น้ำไม่ไหลลงไปทางท่อสำหรับวัดค่า)

ง) เมื่อเตรียมอุปกรณ์เรียบร้อยแล้ว เตรียมจับเวลา โดยจับเวลา ตั้งแต่เปิดฝาถังให้น้ำไหลผ่านเยื่อที่จะติดอยู่บนตะแกรง หยุดเวลาเมื่อน้ำที่ไหลออกจากท่อสำหรับวัดค่าหยุดนานน้ำส่วนที่ใช้ได้มาวัดค่า (ถ้าได้ประมาณ 880-890 มิลลิลิตร ถือว่าใช้ได้ ทำการทดลองกับน้ำสต็อกได้เลย)

ข) นำน้ำสต็อกที่ได้ใส่ถัง วัดอุณหภูมิ ปรับปริมาตรให้เป็น 0.3% (ต้องเติมน้ำอีก 10 ลิตร) โดยระหว่างเติมต้องปรับอุณหภูมิให้ได้  $20^{\circ}\text{C}$

ค) ทำขั้นตอนดังนี้ ข้อ 3.6.3.3.2 – ข้อ 3.6.3.3.4 โดยเปลี่ยนน้ำเปล่าสำหรับทำการ Calibrate เป็นน้ำสต็อก 1 ลิตร (ก่อนใส่ในระบบอุ่นต้องคนให้เยื่อและน้ำ الجاريด้วยตัวเยื่อต้องไม่นอนอยู่กันถัง ต้องใส่ในระบบอุ่นที่ใช้วัดค่าด้วยการอุ่มน้ำของเยื่อ) วัดปริมาตรของน้ำที่ไหลลงมาทางท่อสำหรับวัดค่า จดบันทึก

ช) เทน้ำในระบบอุ่นลงไปที่ระบบอุ่นวัดค่าการอุ่มน้ำ (เพื่อให้เยื่อที่ติดอยู่ไหลออกได้) เปิดปั๊ม แล้วเทน้ำในระบบอุ่นวัดค่าการอุ่มน้ำใส่ Bucher Funnel ที่มีกระดาษกรองรองไว้เรียบร้อยแล้ว

ช) นำกระดาษกรองที่มีเยื่อติดอยู่ไปอบที่  $105^{\circ}\text{C}$  ประมาณ 3 ชั่วโมง จากนั้นนำออกมาน้ำพักให้เย็นในโถดูความซึ่น

ฉ) นำไปชั่งด้วยเครื่องชั่ง 4 ตำแหน่ง จดบันทึก และคำนวณค่าด้วยการอุ่มน้ำของเยื่อ (การคำนวณอุ่นในภาคผนวก ๖)

### 3.5.4 การขึ้นรูปกระดาษ

#### 3.5.4.1 อุปกรณ์

ก) เครื่องกระจายเยื่อความชื้นสูง (Hydra Pulper)

ข) เครื่องชั่ง 4 ตำแหน่ง (Analytical Balance)

ค) เครื่องทำแผ่นทดสอบมาตรฐาน (Standard Handsheet Forming Machine)

ง) ชุดเครื่องมืออัดแผ่นทดสอบมาตรฐาน ประกอบด้วย

1. ท่อทรงกระบอกสูง
2. ตะแกรงตาเล็ก
3. ท่อส่งน้ำเข้า
4. ท่อสูญญากาศสำหรับถ่ายน้ำออก
5. ตะแกรงมีใบพัดสำหรับคนให้เยื่อกระจาย
6. ท่อนอุ่มเนีຍมหนัก 10 กิโลกรัมสำหรับรีดน้ำ

ข) ชุดอุปกรณ์สำหรับบีบแผ่นกระดาษให้ตึง

1. แม่พิมพ์ (แผ่นอุ่มเนีຍบาง มีพื้นที่  $200 \text{ cm}^2$ )

2. กระดาษแผ่นหนา
  3. พลาสติกทรงกลมสำหรับล็อกแม่พิมพ์
    - ๙) เครื่องอัดแผ่นทดสอบมาตรฐาน
    - ๑๐) อุปกรณ์อื่นๆ ได้แก่ ระบบอุตสาหกรรม พัสดุ กล่องใส่อุปกรณ์ชั้นกระดาษแท่งเหล็ก
- 3.5.4.2 วิธีการทดลอง
- ก) นำน้ำสต็อกที่เหลือจากการทดลอง หาค่าดัชนีการอุ้มน้ำของเยื่อกระดาษมาปรับปริมาตรให้เป็น 0.15% ของเยื่อทั้งหมดที่เหลือ
  - ข) นำน้ำสต็อกใหม่นี้ใส่ลงในเครื่องกระจายเยื่อความชื้นสูง เปิดเครื่องให้ใบพัดทำงาน เยื่อจะกระจายตัวสม่ำเสมอ เปิดก๊อกรองน้ำสต็อกด้วยระบบอุตสาหกรรม
  - ก) เปิดท่อทรงกระบอกสูงให้ลงล็อก ปิดทางน้ำออก นำน้ำสต็อกที่ตัวไว้เทใส่ในท่อนนี้ เปิดให้น้ำเข้าไปในท่อทรงกระบอก จนถึงปีกที่กำหนด ปิดทางน้ำเข้า แล้วคนด้วยตะแกรงมีใบพัดให้เยื่อกระจายตัว ได้อย่างเต็มที่อีกที
  - ก) เปิดทางน้ำออก รอจนน้ำไหลลงหมด แล้วจึงเปิดท่อทรงกระบอกอุตสาหกรรมดูว่า เยื่อจะกระจายอย่างสม่ำเสมอหรือไม่ ถ้ามีเก็บเยื่อน้ำลงกลางของตะแกรงแล้ว ทำการตามข้อ 3.5.4.2.3 อีกครั้ง (แต่ไม่ต้องเทน้ำสต็อกเพิ่มเข้าไป เพียงแต่เติมน้ำเท่านั้น)
  - ก) ถ้าเยื่อจะกระจายตัวสม่ำเสมอได้แล้ว นำกระดาษแผ่นหนา 1 แผ่น วางทับเยื่อบนตะแกรง แล้วนำแม่พิมพ์ วางทับอีกที
  - ก) นำท่อนสำหรับรีดน้ำ กดทับลงบนแม่พิมพ์ ออกแบบคลึงไปมาประมาณ 5-10 รอบ แล้วนำแม่พิมพ์ออก ดึงกระดาษแผ่นหนา พร้อมกับ ลอกกระดาษที่รีดนำ้ำแล้ว ออกจากพรมร้อนกัน
  - ข) ทำชำตั้งแต่ข้อ ๙) – ๑๐) จนกว่าน้ำสต็อกจะหมด กระดาษหนา กับกระดาษที่ได้ นำมาวางเรียงกันไว้โดยใช้แม่พิมพ์วางทับไว้ที่กระดาษที่ได้ และใช้กระดาษหนาคั้นแต่ละแผ่นอีกที
  - ข) นำไปวางที่เครื่องอัดแผ่นทดสอบมาตรฐานแล้วหมุนปิดให้สนิท (โดยแรงที่กดจะมีมิตอร์บอกระยะได้ประมาณ 3.5-4.0)
  - ก) ตั้งเวลาในการอัดครั้งที่ 1 300 องศาเซลเซียส ๕ นาที แล้วนำออกมาราบกระดาษแผ่นหนาที่กันไว้ออก ให้เหลือกระดาษแผ่นหนา และแม่พิมพ์ตัวอย่างละอัน นำเข้าไปอัดอีกทีที่ 120 องศาเซลเซียส ๓ นาที แล้วจึงนำออกมากจากเครื่องอัด

ญ) นำกระดาษแผ่นหนาออก แล้วนำแม่พิมพ์ที่มีกระดาษติดอยู่ วางลงบนพลาสติกทรงกลมสำหรับลือกแม่พิมพ์ เมื่อซ้อนกันจนหมดแล้วจึงนำไปวางเป้าพัดลมจนกระดาษแห้ง (วางแห่งเหล็กทับบนชั้นสุดท้ายของแม่พิมพ์ เพื่อกันไม่ให้ชั้นแม่พิมพ์ล้ม)

ฎ) เมื่อกระดาษที่ได้แห้งดีแล้ว (สังเกตได้จาก การลอกกระดาษออกจากแผ่นแม่พิมพ์แล้วกระดาษไม่ติด ถ้ายังมีเส้นไขติดอยู่บ่นแผ่นแม่พิมพ์เล็กน้อย แสดงว่ากระดาษยังไม่แห้งดี ต้องตากพัดลมต่ออีกประมาณ 1 ชั่วโมง) ลอกออกจากแม่พิมพ์ แล้วเก็บตัวอย่างที่ได้นี้ไว้ทดสอบต่อไป

### 3.5.5 การหาค่าแคปปิตามมาตรฐาน TAPPI T 236 cm-85

#### 3.5.5.1 คำจำกัดความ

ค่าแคปปิตามคือ จำนวนมิลลิตรของสารละลายโป๊ปแตตสเซียมเปอร์แมงกานेट ( $KMnO_4$ ) ความเข้มข้น 0.1 นอร์มอล ที่ใช้ไปต่อเยื่อ 1 กรัม (คิดจากน้ำหนักแห้ง) ภายใต้เงื่อนไขที่กำหนด

#### 3.5.5.2 อุปกรณ์

- ก) เครื่องกวน ทำจากวัสดุที่ไม่เกิดการกัดกร่อน เช่น แก้ว หรือ วัสดุที่ไม่เกิดการกัดกร่อนชนิดอื่นๆ (ในการทดลองใช้เครื่องกวนแบบ Magnetic Stirrer)
- ข) เครื่องปั่นเยื่อชนิดความเร็วรอบสูง เพื่อปั่นแยกเยื่อออกรีเป็นชิ้นเล็ก
- ค) บีกเกอร์ขนาด 1000 มิลลิลิตร ใช้ใส่ตัวอย่างขณะทำปฏิกิริยา
- ง) ปีเปตขนาด 50 มิลลิลิตร จำนวน 2 อัน
- จ) บีเวรตขนาด 50 มิลลิลิตร ความละอิจ 0.1 มิลลิลิตร
- ฉ) อุปกรณ์อื่นๆ : Buchner Funnel และกระดาษกรอง นาฬิกาจับเวลา กระบวนการตวงขนาด 10,50,100 มิลลิลิตร และบีกเกอร์ขนาด 150 มิลลิลิตร

#### 3.5.5.3 สารเคมี

- ก) สารละลายโป๊ปแตตสเซียมเปอร์แมงกานेट ( $KMnO_4$ ) ความเข้มข้น 0.1000  $\pm 0.0005$  N
- ข) สารละลายโซเดียมไทโอลซัลเฟต ( $Na_2S_2O_3$ ) ความเข้มข้น  $0.2 \pm 0.0005$  N
- ค) สารละลายไอโอดีด (KI) ความเข้มข้น  $0.1$  N
- ง) กรดซัลฟูริก ( $H_2SO_4$ ) ความเข้มข้น  $4.0$  N
- จ) น้ำแข็ง ความเข้มข้น  $0.2$  %

#### 3.5.5.4 วิธีการทดลอง

- ก) ชั่งน้ำหนักเยื่อตัวอย่าง ขณะชั่งต้องร้อนกว่าน้ำหนักเยื่อบนเครื่องชั่ง จะคงที่ใช้เครื่องชั่งทศนิยม 3 ตำแหน่ง

ข) การซั่งน้ำหนักจะคลาดเคลื่อนได้ไม่เกิน 0.001 กรัม สำหรับตัวอย่างที่จะนำไปทดลองและนำไปหาค่าเบอร์เซ็นต์เนื้อเยื่อ

ก) ปั่นแยกเยื่อตัวอย่างในบีกเกอร์ 1000 มิลลิลิตร เทน้ำกลั่นลงไป 250 มิลลิลิตร ปั่นให้เยื่อแยกออกจากกัน ไม่จับเป็นก้อน เทน้ำกลั่น 125 มิลลิลิตร เพื่อชะล้างเยื่อที่ติดค้างอยู่ในเครื่องปั่นแยกและบริเวณผนังของบีกเกอร์ให้ลงไปอยู่ในบีกเกอร์จนหมด

ง) นำบีกเกอร์วางบนเครื่องวน (Magnetic Stirrer) วนอย่างต่อเนื่องที่ความเร็วรอบไม่สูงนานัก ให้เกิดลักษณะ Vortex เล็กน้อย

จ) ปีเปตสารละลายไปแพตสเซี่ยมเบอร์แมงกานेट  $50 \pm 0.1$  มิลลิลิตร และเทสารละลายกรดซัลฟูริก 50 มิลลิลิตร ลงในบีกเกอร์ขนาด 150 มิลลิลิตร จากนั้นเทลงในบีกเกอร์ขนาด 1000 มิลลิลิตรที่บรรจุเยื่อตัวอย่างอยู่และจับเวลาทันที เทน้ำกลั่นที่เหลืออีก 25 มิลลิลิตร ชำระเคลเมที่ติดค้างอยู่ให้หมดดังนั้นในบีกเกอร์ขนาด 1000 มิลลิลิตร จะมีปริมาตรสารละลายทั้งหมดจำนวน 500 มิลลิลิตร ปฏิกิริยากำหนดดำเนินไปที่อุณหภูมิ 25 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 10 นาที

ฉ) เมื่อเวลาผ่านไปจนครบ 10 นาที เติมสารละลายไปแพตสเซี่ยมไอโอดีคปริมาตร 10 มิลลิลิตร เพื่อหยุดปฏิกิริยา

ช) จากนั้นไตเตρทันที่ด้วยสารละลายโซเดียมไทโอลซัลเฟต เมื่อเข้าใกล้จุดยุติ (สารละลายมีสีเหลืองอ่อน) จากนั้นเติมอินดิเคเตอร์ (น้ำเปล่า) เล็กน้อยจะได้สารละลายสีน้ำเงินไตเตրต่อจังหวะทั้งได้สีน้ำเงินอ่อนๆ เกือบจากหายไป

ช) หากว่า Blank โดยใช้วิธีการดังกล่าวมาแต่ไม่ต้องเติมเยื่อลงไป

### 3.6.6 การคำนวณค่าแคปปา

คำนวณค่าแคปปา ( $K$ ) ตามสมการ

$$\text{Kappa Number } (K) = (p \times f) / w$$

$$p = (b - a) N / 0.1$$

$K$  = ค่าแคปปา

$p$  = ปริมาตร (มิลลิลิตร) ของ 0.1N สารละลายเบอร์แมงกานेटที่ใช้โดยตัวอย่างที่ทดสอบ

$w$  = จำนวนกรัมของเยื่อแห้งในตัวอย่าง

$f$  = แฟคเตอร์สำหรับการปรับค่า 50 เบอร์เซ็นต์ ของการใช้เบอร์แมงกานेटแสดงในตารางที่ 3-4

b = ปริมาตร (มิลลิลิตร) ของสารละลายน้ำที่ใช้ไปของค่า Blank

a = ปริมาตร (มิลลิลิตร) ของสารละลายน้ำที่ใช้โดยตัวอย่างที่ทดสอบ

N = ค่าความเข้มข้นของสารละลายน้ำที่ใช้ทดสอบในหน่วย ( $\text{N}$ )

n = ปริมาตร (มิลลิลิตร) ของ  $0.1\text{ N}$  สารละลายน้ำอ่อนแรงที่ใช้ทดสอบ

0.1 = ค่าความเข้มข้นของสารละลายน้ำอ่อนแรงในหน่วย  $\text{N}$

คำนวณเปอร์เซ็นต์เบอร์แมกกาเนตที่ใช้ไปเพื่อหาค่าแฟกเตอร์  $f$  จากตารางที่ 3-4  
 เปอร์เซ็นต์ของเบอร์แมกกาเนตที่ใช้ไป =  $(p \times 100) / n$

ตารางที่ 3-4 ค่าแฟกเตอร์  $f$  สำหรับปรับค่าเบอร์เซ็นต์ความแตกต่างของเบอร์เมงกานต์ที่ใช้

## บทที่ 4

### ผลการทดสอบและอภิปรายผล

#### 4.1 ผลการวิเคราะห์องค์ประกอบทางเคมีของทางใบปาล์มน้ำมัน

ตารางที่ 4-1 แสดงองค์ประกอบทางเคมีของทางใบปาล์มน้ำมันพันธุ์ Elaeis Guineensis

รายการทดสอบ	ผลการทดสอบ (ร้อยละของน้ำหนักตัวอย่างแห้ง)
1. การละลายในแอลกอฮอล์-เบนซิน (Alcohol – Benzene Solubility)	10.9
2. การละลายในน้ำร้อน (Hot Water Solubility)	26.1
3. การละลายในสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ ความเข้มข้นร้อยละ 1 ของเยื่อแห้ง (1% NaOH Solubility /dry Weight Fiber)	50.1
4. ปริมาณปูถ้า (Ash)	6.2
5. ปริมาณลิกนิน (Lignin)	9.3
6. ปริมาณไฮโลเซลลูโลส (Holocellulose)	64.3
7. ปริมาณแอลฟ่าเซลลูโลส (Alpha-Cellulose)	39.8
8. ปริมาณเบต้าเซลลูโลส (Beta-Cellulose)	13.0
9. ปริมาณแกมมาเซลลูโลส (Gamma-Cellulose)	11.5
10. ปริมาณเพนโตกแซน (Pentosan)	19.7

ตารางที่ 4-1 แสดงปริมาณองค์ประกอบทางเคมีของทางใบปาล์ม โดยการวิเคราะห์ตามมาตรฐาน TAPPI พบว่าทางใบปาล์มน้ำมันที่นำมาใช้ในการทดลองนี้ มีปริมาณโซโลเซลลูโลสเป็นองค์ประกอบร้อยละ 64.3 ซึ่งแบ่งเป็นปริมาณแอลฟ่าเซลลูโลสร้อยละ 39.8 ปริมาณเบต้าเซลลูโลสร้อยละ 13.0 ปริมาณแกรมมาเซลลูโลสร้อยละ 11.5 และปริมาณเพนโทแซนร้อยละ 19.7 เป็นการบ่งบอกว่าในทางใบปาล์มน้ำมันที่นำมาทดลองนี้ มีเส้นใยเซลลูโลสที่สามารถนำไปใช้ทำเป็นเยื่อกระดาษอยู่ในปริมาณมากพอสมควร เหมาะสมที่จะใช้เป็นวัตถุดินในกระบวนการผลิตเยื่อกระดาษต่อไป ในขณะที่ปริมาณลิกนินที่มีอยู่ มีปริมาณไม่มากนัก คือร้อยละ 9.3 นอกจากนั้นองค์ประกอบทางเคมีอื่นๆ ที่มีผลต่อการผลิตเยื่อ ได้แก่ การละลายในแอลกอฮอล์-เบนซิน (Alcohol-Benzene Solubility) กิตเป็นร้อยละ 10.9 การละลายในน้ำร้อน (Hot Water Solubility) กิตเป็นร้อยละ 26.1 การละลายในสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ ความเข้มข้นร้อยละ 1 (1% NaOH Solubility) กิตเป็นร้อยละ 50.1 จึงมีความเป็นไปได้ที่จะใช้สารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์เป็นสารเคมีในการต้มเยื่อ นอกจากนี้ ปริมาณปีกถ่าน (Ash) กิตเป็นร้อยละ 6.2 ซึ่งถือว่าเป็นปริมาณที่ค่อนข้างสูง เมื่อเทียบกับวัตถุดินอื่นๆ เช่น Bagasse ร้อยละ 2-5 Bamboo ร้อยละ 1.7-4.8 [27] เป็นต้น ดังนั้นถ้าพิจารณากระบวนการที่จะใช้ในกระบวนการผลิตเยื่อกระดาษ วิธีการคราฟท์อาจไม่เหมาะสมเท่าไนนัก เพราะทางใบปาล์มน้ำมันมีปริมาณปีกถ่านค่อนข้างสูง สารเคมีที่เหลือจากกระบวนการต้มเยื่อ (Black Liquor) จะไม่สามารถผ่านกระบวนการนำสารเคมีกลับมาใช้ใหม่ได้ เนื่องจากมีสารจำพวกซิลิ-กาที่มีอยู่ในวัตถุดินประเภทที่ไม่ใช่ไม้ (Non - Wood) อยู่มาก ซึ่งจะไปรบกวนกระบวนการดังกล่าว ส่วนกระบวนการชัลไฟต์ ซึ่งใช้กรดเป็นสารเคมีในกระบวนการต้มเยื่อที่ไม่นิยมเท่าไรนักในปัจจุบัน ดังนั้นกระบวนการต้มเยื่อที่เหมาะสมสำหรับทางใบปาล์มน้ำมัน คือ กระบวนการโซดา ซึ่งเป็นที่นิยมในกระบวนการต้มเยื่อสำหรับวัตถุดินจำพวกไม่ใช่ไม้ (Non - Wood)

## 4.2 คุณสมบัติต่างๆ ของเยื่อหลังผ่านกระบวนการต้มเยื่อ

### 4.2.1 ผลการต้มเยื่อที่สภาวะต่างๆ และการวิเคราะห์ผลจากโปรแกรม Design-Expert

ตารางที่ 4-2 แสดงการวิเคราะห์ผลจากโปรแกรม Design-Expert โดยโปรแกรมจะคำนวณผลการวิเคราะห์อัตโนมัติ เป็นการศึกษาเกี่ยวกับพื้นผิวโดยมีจำนวนชุดการทดลองทั้งหมด 13 การทดลอง ออกแบบโดยเทคนิค Central Composite Design มีกลุ่มการทดลอง 9 กลุ่ม และให้แสดงแบบจำลองเป็นสมการแบบ Quadratic ซึ่งจากตาราง มี 2 ตัวแปร คือ ความเข้มข้นของเบส (Alkaline Charge, AC) และอุณหภูมิ (Temperature) มีหน่วยเป็นร้อยละ (Percent) และองศาเซลเซียส (Degree Celsius) ตามลำดับ ประเภทข้อมูลเป็นตัวเลขทั้ง 2 ตัวแปร ช่วงปริมาณเบส (Alkaline Charge, AC) ระหว่าง 35-45% และอุณหภูมิระหว่าง 150-165°C หลังทำการทดลอง

นำผลที่ได้มาเขียนกราฟและสมการเพื่อใช้ทำนายผลการวิเคราะห์คุณสมบัติทางกายภาพ เค米 และเชิงกลของเยื่อจากทางใบปาล์มน้ำมันโดยโปรแกรม DESIGN-EXPERT เช่นกัน จะได้สมการดังนี้

$$\text{Total yield} = 35.82 + 4.30T + 1.56AC + 1.04T*AC + 1.90T^2 + 0.59AC^2 \quad (4-1)$$

$$\text{Screen yield} = 35.57 + 4.47T + 2.10AC + 0.83T*AC + 2.03T^2 + 0.084AC^2 \quad (4-2)$$

$$\text{Reject yield} = 0.25 - 0.17T - 0.53AC + 0.20T*AC - 0.1T^2 + 0.50AC^2 \quad (4-3)$$

$$\text{Kappa No} = 44.90 - 11.80T - 8.19AC + 2.89T*AC - 7.93T^2 + 3.10AC^2 \quad (4-4)$$

$$\text{Freeness index} = 624.56 - 42.78T + 1.14AC + 17.79T*AC + 1.11T^2 + 6.84AC^2 \quad (4-5)$$

$$\text{Brightness index} = 23.36 + 2.02T + 0.89AC + 0.33T*AC + 1.28T^2 + 0.30AC^2 \quad (4-6)$$

$$\text{Tensile index} = 296.54 + 27.37T + 5.05AC - 4.36T*AC - 4.85T^2 - 19.36AC^2 \quad (4-7)$$

$$\text{Burst index} = 1.85 + 0.026T + 0.03AC - 0.059T*AC - 0.075T^2 - 0.066AC^2 \quad (4-8)$$

$$\text{Tear index} = 10.84 + 0.53T + 0.39AC + 0.38T*AC + 0.035T^2 - 0.044AC^2 \quad (4-9)$$

หมายเหตุ : สมการนี้จะมีความเหมาะสมในการนำไปใช้ได้ในช่วงของการทดลองที่ความเข้มข้นของเบส (Alkaline Charge, AC) อยู่ระหว่าง 35-45% และอุณหภูมิ อยู่ระหว่าง 150-165°C ระยะเวลาในการต้มเยื่อ 2 ชั่วโมง

T = Temperature (อุณหภูมิสูงสุดในการต้มเยื่อ) องศาเซลเซียส

AC = Sodium Hydroxide Concentration (ความเข้มข้นของโซเดียมไฮดรอกไซด์) ร้อยละของน้ำหนักต่อกิโลกรัมแห้ง

รูปแบบสมการจะเป็นความสัมพันธ์ระหว่างคุณสมบัติทางเคมี และเชิงกลของเยื่อจากทางใบปาล์มน้ำมันกับความเข้มข้นของโซเดียมไฮดรอกไซด์ คิดเป็นร้อยละต่อน้ำหนักต่อกิโลกรัมแห้งและอุณหภูมิสูงสุดที่เวลา 2 ชั่วโมง จากตารางที่ 4-3 ซึ่งได้จากโปรแกรม Design-Expert สมการ

โดยทั่วไปจะมีค่า R-Square ประมาณ 0.75-1.00 ซึ่งค่าที่ได้มาก ข้อมูลจากการทดลองกับแบบจำลองทางสถิติก็จะมีความสัมพันธ์กันสูง หรือ ข้อมูลจากการทดลองกับแบบจำลองทางสถิติที่ได้มีค่าใกล้เคียงกันมาก และถ้าเปรียบเทียบความสำคัญระหว่างความเข้มของเบสและอุณหภูมิสามารถพิจารณาได้จาก Prob>F ถ้ามีค่ามากกว่า 0.0500 แสดงว่าตัวแปรนี้ไม่มีความสำคัญต่อสมบัติของเยื่อที่ได้ และหากพิจารณาที่ T และ AC หากว่าค่าทั้งสองนี้มีค่า Prob>F น้อยกว่า 0.0500 แสดงว่าตัวแปรนี้มีผลต่อคุณสมบัติต่างๆ ของเยื่อที่ได้ และกราฟที่ได้จะมีลักษณะเป็นกราฟเส้นตรงแต่เมื่อจากกราฟ 3 มิติ จะเห็นว่าถ้าค่า Prob>F ของ T มากกว่า จะทำให้คุณสมบัติที่ได้มีค่าความชันทางด้าน T มากกว่าทางด้าน AC หากพิจารณาที่  $T^2$  และ  $AC^2$  หากว่าค่าทั้งสองนี้มีค่า Prob>F น้อยกว่า 0.0500 แสดงว่าตัวแปรนี้มีผลต่อคุณสมบัติต่างๆ ของเยื่อที่ได้ และกราฟที่ได้จะมีลักษณะเป็นกราฟพาราโบลา คือจะได้คุณสมบัติของเยื่อมีค่าสูงที่สุดอยู่เพียงค่าหนึ่งที่อุณหภูมิ และ/หรือ ความเข้มข้นของเบสค่าหนึ่งเท่านั้น หากพิจารณาที่  $T^*AC$  ค่าที่ได้ Prob>F น้อยกว่า 0.0500 แสดงว่าตัวแปรนี้มีผลต่อคุณสมบัติต่างๆ ของเยื่อที่ได้ และกราฟที่ได้จะมีลักษณะเป็นกราฟเส้นตรงค่าดัชนีต่างๆ ของคุณสมบัติของเยื่อเปรียบเทียบตามอุณหภูมิ และความเข้มข้นของเบสในอัตราส่วน 1:1

**ตารางที่ 4-2 ค่าของตัวแปรที่ได้จากการคำนวณโดยโปรแกรม Design-Expert และผลการทดสอบสมบัติของกระดาษที่ผ่านกระบวนการต้มเยื่อค้างวิชีโซดา-แอนทราคิโนน**

No.	Factors of Pulping					Responses							
	Coded		Values		Reject yield	Screen yield (%)	Total yield (%)	Kappa No.	Freeness index (ml,CSF)	ISO Brightness (%)	Tensile index (kN.m/kg)	Burst index (kPa.m <sup>2</sup> /g)	Tear index (mN.m <sup>2</sup> /g)
	NaOH	T	NaOH (%)	T (°C)									
1	-1	-1	35	150	0.72	32.99	33.71	58.7	682.27	22.02	246.15	1.54	10.65
2	-1	1	35	165	0.28	38.58	38.86	28.3	556.66	25.70	296.34	1.69	10.39
3	1	-1	45	150	0.24	36.30	36.54	42.6	651.52	23.04	236.27	1.77	10.5
4	1	1	45	165	0.12	44.83	44.95	20.7	595.80	28.08	283.37	1.66	11.85
5	0	0	40	155	0.19	35.33	35.52	46.9	623.85	22.30	308.80	1.82	10.91
6	0	0	40	155	0.16	34.18	34.33	46.4	648.35	22.98	270.64	1.85	10.93
7	0	0	40	155	0.32	34.62	34.94	48.8	613.85	23.16	306.38	1.87	10.48
8	0	0	40	155	0.44	34.23	34.67	49.6	649.35	22.58	292.45	1.82	10.76
9	0	0	40	155	0.40	33.13	33.53	48.3	660.35	23.17	256.75	1.83	10.25
10	0	-1.41	40	147	0.48	31.63	32.11	45.7	691.12	23.45	248.73	1.67	9.78
11	0	1.41	40	168	0.05	46.68	46.73	17.2	583.18	28.83	337.95	1.82	12.01
12	-1.41	0	33	155	2.96	31.83	34.80	72.7	671.67	22.50	230.79	1.70	10.11
13	1.41	0	47	155	0.20	36.14	36.34	40.5	655.45	24.83	279.68	1.79	11.02

#### 4.2.2 ปริมาณเยื่อทั้งหมดที่ได้หลังจากการต้ม (Total Yield)

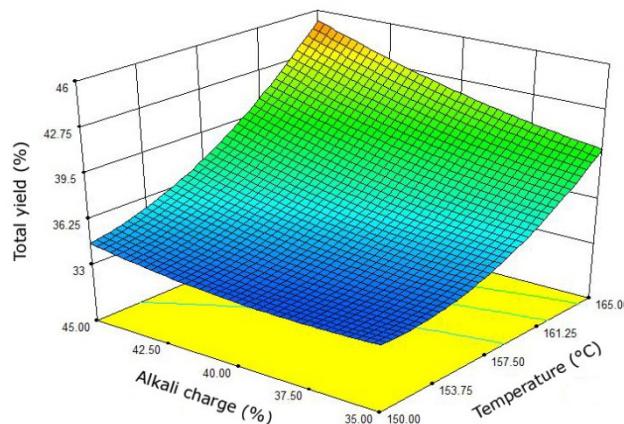
คือนำหนักของเยื่อทั้งหมดก่อนที่จะนำมาผ่านการคัดขนาด จากตารางที่ 4-2 ปริมาณเยื่อทั้งหมดที่ได้หลังจากการต้ม ประมาณร้อยละ 32.11-46.73 จากนั้นนำเยื่อเหล่านี้ไปผ่านเครื่องคัดขนาด เยื่อที่สามารถผ่านการคัดขนาด (Screen Yield) และเยื่อที่ไม่ผ่านการคัดขนาด (Reject Yield) มีปริมาณอยู่ในช่วงร้อยละ 31.63-46.68 และช่วงร้อยละ 0.05-2.96 ตามลำดับ จากตารางที่ 4-2 เมื่อพิจารณาสภาวะที่อุณหภูมิคงที่ แต่ความเข้มข้นของเบสสูงขึ้นจะเห็นว่า ปริมาณเยื่อทั้งหมดเพิ่มขึ้นเล็กน้อย เมื่อเทียบกับสภาวะที่ความเข้มข้นของเบสคงที่ และอุณหภูมิสูงขึ้น โดยพิจารณาจากความชันของรูปที่ 4-1 จะเห็นว่าความชันของทางด้านอุณหภูมิมากกว่า และในภาพที่ 4-2 (ก) ปริมาณเยื่อทั้งหมด จะเพิ่มขึ้นอย่างมากเช่นเดียวกัน

**ตารางที่ 4-3** แสดงผลการวิเคราะห์สมบัติของกระดาษที่ผ่านกระบวนการต้มเยื่อ ด้วยวิธีโซดาที่ได้จากการคำนวณของโปรแกรม Design-Expert

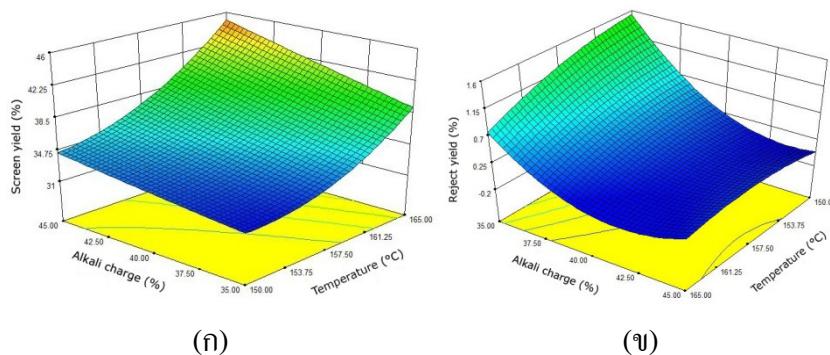
Factors	Total yield		Screen yield		Reject yield		Kappa no.	Freeness index		Tear index		Tensile index		Burst index		ISO		
	CE	Prob>F	CE	Prob>F	CE	Prob>F		CE	Prob>F	CE	Prob>F	CE	Prob>F	CE	Prob>F	CE	Prob>F	
Intercept	35.8		35.6		0.3		44.9		624.6		10.8		296.5		1.9		23.4	
T	4.30	<0.0001	4.47	<0.0001	-0.17	0.3805	-11.80	<0.0001	-42.78	0.0004	0.53	0.0042	27.37	0.0105	0.03	0.2591	2.02	<0.0001
AC	1.56	0.0152	2.10	0.0029	-0.53	0.0254	-8.19	0.0009	1.14	0.8742	0.39	0.0209	5.05	0.5544	0.03	0.2094	0.89	0.0006
T*AC	1.04	0.1576	0.83	0.2268	0.20	0.4448	2.89	0.1884	17.79	0.0978	0.38	0.0658	-4.36	0.7012	-0.06	0.0881	0.33	0.1488
T <sup>2</sup>	1.90	0.0116	2.03	0.0069	-0.13	0.5655	-7.93	0.0023	1.11	0.8928	0.03	0.8255	-4.85	0.6194	-0.08	0.0209	1.28	0.0001
AC <sup>2</sup>	0.59	0.2916	0.08	0.8693	0.50	0.0393	3.10	0.0863	6.84	0.3806	-0.04	0.7587	-19.36	0.0582	-0.07	0.0250	0.30	0.1000
Prob>F	0.0003		0.0001		0.0578		0.0001		0.0056		0.0184		0.0675		0.0370		<0.0001	
R-squared	0.94508		0.9553		0.7269		0.9561		0.8672		0.8096		0.7128		0.7632		0.9796	

โดยจากตารางที่ 4-3 จะเห็นได้ว่า ค่า Prob>F ของ T และ AC ที่ได้จะต่ำกว่า 0.0500 แสดงว่า ตัวแปรทั้งสองตัวมีผลต่อปริมาณเยื่อที่ได้ เมื่อพิจารณาจาก T\*AC จะเห็นว่าตัวแปรทั้ง 2 ตัวนี้ไม่ได้ แปรผันตามอัตราส่วน 1:1 ที่ค่า T<sup>2</sup> ทำให้กราฟที่ได้มีลักษณะค่อนข้างจะเป็นกราฟพาราโบลา และ เมื่อเปรียบเทียบค่า Prob>F ของตัวแปรทั้งสอง อุณหภูมิจะมีผลต่อปริมาณเยื่อที่ได้มากกว่า ความเข้มข้นของเบส ทั้งนี้อาจเป็นเพราะอุณหภูมิที่สูงขึ้นทำให้ความดันภายในเครื่องต้มเยื่อสูงตาม ความดันนี้ได้ทำลายโครงสร้างของไม้ และสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ ที่มีความเข้มข้นสูง รวมกับสารที่ช่วยให้การทำงานของสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ มีผลต่อกุณสมบัติของเยื่อมากขึ้น จึงทำให้ได้เยื่อที่สามารถผ่านการคัดขนาดมีจำนวนสูง ค่า R-Square ของเยื่อที่ได้จากการบวนการต้ม โดยใช้สารละลายโซดา-แอนทรากวิโนน และค่า R-Square จากกระบวนการนี้ของเยื่อที่สามารถ

ผ่านการคัดขนาดได้ คือ 0.94 และ 0.95 ตามลำดับ และคงว่าสมการที่ 4-1 และ 4-2 สามารถใช้สำหรับปริมาณเยื่อที่ก่อร้าวมาข้างต้น ในช่วงอุณหภูมิและเวลาที่กำหนด และจากค่า R-Square ของเยื่อที่ไม่ผ่านการคัดขนาด ที่มีค่า 0.72 ทำให้สมการที่ 4-3 ใช้สำหรับผลการวิเคราะห์ปริมาณเยื่อที่ไม่ผ่านการคัดขนาดได้ไม่ดีนัก อาจเนื่องจากขั้นตอนการล้างเยื่อ มีการคัดเอาเศษไม้บ้างส่วนออกไปบ้างแล้ว การคำนวณ และสมการที่ได้จากการโปรแกรมจึงไม่สามารถทำงานปริมาณของเยื่อที่ไม่ผ่านการคัดขนาดที่แน่นอนได้



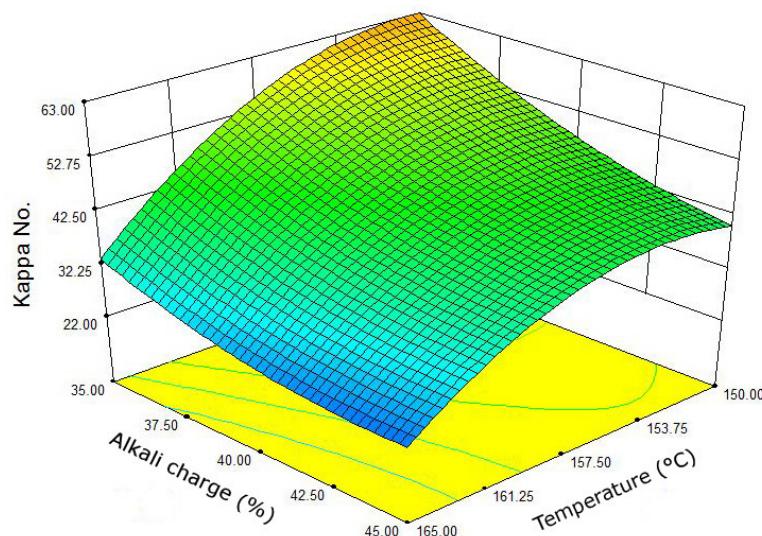
ภาพที่ 4-1 กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่าง ปริมาณเยื่อทั้งหมดที่ได้หลังจากการต้มกับสภาวะในการต้มเยื่อต่างๆ กัน ที่เวลา 2 ชั่วโมง



ภาพที่ 4-2 กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณเยื่อที่ผ่านการคัดขนาด  
(ก) และ เยื่อที่ไม่ผ่านการคัดขนาด  
(ข) กับสภาวะในการต้มเยื่อต่างๆ กัน ที่เวลา 2 ชั่วโมง

#### 4.2.3 ค่าแคปปา (Kappa Number)

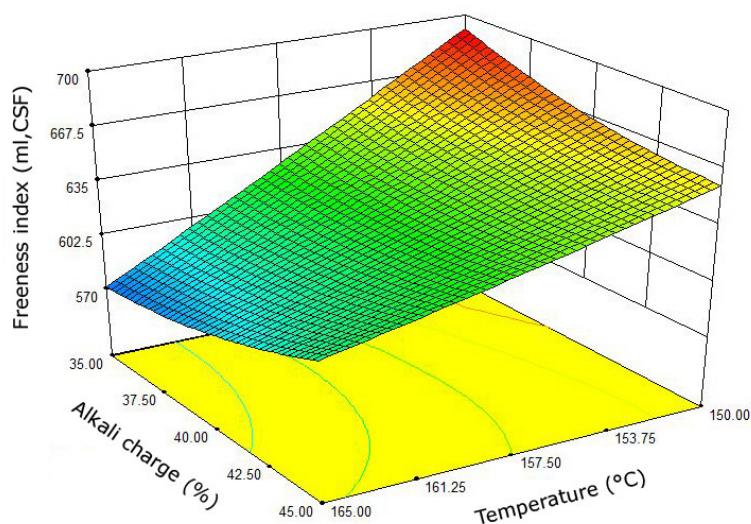
จากตารางที่ 4-2 ปริมาณเยื่อที่นำมาตีเพื่อกระจาย และนำไปผ่านเครื่องคัดขนาดที่เป็นแผ่นเหล็กบางมีความกว้างของช่องที่ให้เยื่อผ่าน 1.5 มิลลิเมตร มีค่าแคปป้าอยู่ในช่วง 17.2-72.7% และจากภาพที่ 4-3 ซึ่งแสดงความสัมพันธ์ระหว่างร้อยละของโซเดียมไฮดรอกไซด์ อุณหภูมิ และค่าแคปปา พบว่าเมื่อพิจารณาสภาวะที่ อุณหภูมิก็ที่ และเพิ่มความเข้มข้นของเบส ค่าแคปปา ลดลงเล็กน้อย เมื่อเทียบกับสภาวะที่ความเข้มข้นของเบสคงที่ และเพิ่มอุณหภูมิ ซึ่งค่าแคปป้าจะลดลงอย่างมาก โดยพิจารณาจากความชันของภาพที่ 4-3 จะเห็นว่าความชันของทางค้านอุณหภูมิมากกว่าโดยจากตารางที่ 4-3 จะเห็นได้ว่า ที่ค่า Prob>F ที่ได้จะมีค่าเท่ากับ 0.0003 แสดงว่าตัวแปรทั้งสองตัว มีผลต่อปริมาณเยื่อที่ได้ และเมื่อเปรียบเทียบตัวแปรทั้งสอง อุณหภูมิจะมีผลต่อค่าแคปป้าที่ได้มากกว่า ความเข้มข้นของเบส ดังจะเห็นได้จากค่า Prob>F ของอุณหภูมิมีค่า <0.0001 ซึ่งมีค่าน้อยกว่า Prob>F ของเบสที่มีค่าเท่ากับ 0.0009 เนื่องจากสารเคมีเข้าไปทำปฏิกิริยากับลิกนินมากขึ้น และเมื่อใช้อุณหภูมิที่เพิ่มขึ้น ความดันในหม้อต้มเยื่อ ก็เพิ่มมากขึ้น ซึ่งทำให้สารเร่งปฏิกิริยา และสารละลายสามารถแพร่กระจายเข้าไปในเนื้อไม้ได้มากขึ้น และช่วยให้สารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์สามารถละลายโครงสร้างของลิกนิน ได้มากขึ้น ค่าแคปป้าจึงลดลง และจากค่า R-Square ที่มีค่ามากกว่า 0.95 เป็นตัวบ่งชี้ว่าสมการที่ 4-4 มีความเหมาะสมที่จะใช้ทำนายผลการวิเคราะห์ค่าแคปป้า ในช่วงการทดลองนี้ได้



ภาพที่ 4-3 กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่าง ค่าแคปป้ากับสภาวะในการต้มเยื่อต่างๆ ที่เวลา 2 ชั่วโมง

#### 4.2.4 ค่าดัชนีการให้น้ำไอลอผ่านของเยื่อ (Freeness Index)

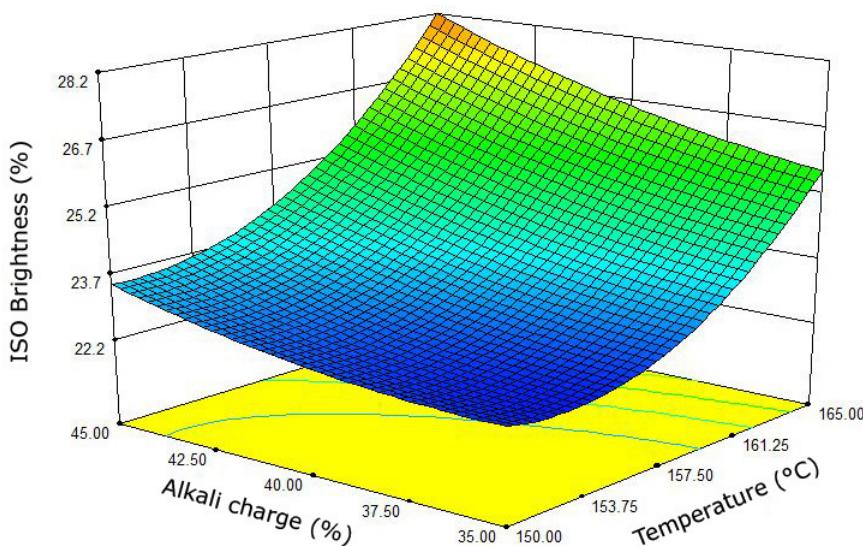
จากตารางที่ 4-2 ปริมาณค่าดัชนีการให้น้ำไอลอผ่านของเยื่อ อุญในช่วง 556.66-691.12 ml,CSF จากภาพที่ 4-4 พิจารณาที่อุณหภูมิสูงสุดคือ 165°C เมื่อเพิ่มความเข้มข้นของเบส จะเห็นว่าค่าการให้น้ำไอลอผ่านของเยื่อเพิ่มขึ้นเล็กน้อย ถ้าพิจารณาที่อุณหภูมิต่ำสุด คือที่ 150°C เมื่อเพิ่มความเข้มข้นของเบสจะเห็นว่าค่าการให้น้ำไอลอผ่านของเยื่อลดลงเล็กน้อย ในขณะที่เมื่อพิจารณาที่ความเข้มข้นของเบสคงที่ การเพิ่มอุณหภูมิจะทำให้ค่าการให้น้ำไอลอผ่านของเยื่อลดลง โดยพิจารณาจากค่าความชันของภาพที่ 4-4 จะเห็นว่าความชันของค่าการให้น้ำไอลอผ่านของเยื่อที่ความเข้มข้นของเบสต่ำที่สุดคือ 35% จะลดลงเร็ว และมากกว่าค่าการให้น้ำไอลอผ่านของเยื่อที่ความเข้มข้นของเบสมากขึ้น ปริมาณที่น้ำสามารถไอลอผ่านเยื่อได้ เมื่อเปรียบเทียบความสำคัญระหว่างอุณหภูมิ และความเข้มข้นของเบส จะเห็นได้ว่าอุณหภูมิมีผลต่ออัตราการที่น้ำสามารถไอลอผ่านเยื่อได้มากกว่าปริมาณโซเดียมไฮดรอกไซด์ โดยจะเห็นว่าความชันของทางด้านอุณหภูมิมากกว่า เมื่อพิจารณาจากตารางที่ 4-3 จะเห็นได้ว่าค่า Prob>F ของอุณหภูมิมีค่า 0.0004 ในขณะที่ค่า Prob>F ของความเข้มข้นของเบสมีค่ามากกว่า 0.87 ซึ่งหมายความว่าปริมาณเบสไม่มีความสำคัญต่ออัตราการขยับให้น้ำไอลอผ่านของเยื่อ และค่า R-Square ที่ได้มีค่าเท่ากับ 0.86 ซึ่งมากกว่า 0.75 ดังนั้นสมการที่ 4-5 สามารถใช้ในการวิเคราะห์ปริมาณในช่วงการทดลองนี้ได้ ผลจากการทดลอง เยื่อที่ได้จากทางใบปาล์มน้ำมันยอมให้น้ำไอลอผ่านของน้ำค่อนข้างสูง แสดงว่าเยื่อที่ได้สามารถอุ่มน้ำไว้ได้มาก เมื่อนำเยื่อที่ได้ไปขึ้นแพ่นทดสอบจึงต้องใช้เวลา רבนาน ทำให้ในกระบวนการผลิตเยื่อต้องใช้สายการผลิตค่อนข้างยาว



ภาพที่ 4-4 กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่าง ดัชนีการให้น้ำไอลอผ่านของเยื่อ กับสภาวะในการต้มเยื่อต่างๆ กัน ที่เวลา 2 ชั่วโมง

#### 4.2.5 ค่าความขาวสว่างของเยื่อ (Brightness)

จากตารางที่ 4-2 ปริมาณค่าความขาวสว่างของเยื่อออยู่ในช่วง ISO ร้อยละ 22.02-28.83 จากภาพที่ 4-5 พิจารณาที่อุณหภูมิเท่ากัน เมื่อเพิ่มความเข้มข้นของเบส จะเห็นว่าค่าความขาวสว่างของเยื่อ เพิ่มขึ้นเล็กน้อย แต่ถ้าพิจารณาที่ความเข้มข้นของเบสเท่ากัน เมื่ออุณหภูมิเพิ่มขึ้นจะเห็นว่า ค่าความขาวสว่างของเยื่อเพิ่มขึ้นมากกว่า โดยเมื่อเปรียบเทียบความสำคัญระหว่างอุณหภูมิ และ ความเข้มข้นของเบส จะเห็นได้ว่าอุณหภูมิมีผลต่อค่าความขาวสว่างของเยื่อที่ได้มากกว่าความเข้มข้นของเบส โดยจะเห็นว่าความชันของทางด้านอุณหภูมิมากกว่า จากตารางที่ 4-3 สามารถยืนยันความถูกต้องของกราฟ โดยจะเห็นได้ว่าค่า Prob>F ของอุณหภูมิมีค่า  $<0.0001$  และ ความเข้มข้นของเบสมีค่า 0.0006 ซึ่งน้อยกว่า 0.0500 โดยที่ค่า Prob>F ของอุณหภูมิมีค่าน้อยกว่า ความเข้มข้นของเบスマาก และค่า R-Square ที่ได้มีค่ามากกว่า 0.97 ดังนั้นสมการที่ 4-6 สามารถใช้ในการวิเคราะห์ปริมาณในช่วงการทดลองนี้ได้อย่างเหมาะสม ผลจากการทดลองพบว่า เยื่อที่ได้ จากทางใบปาล์มน้ำมันที่มีค่าความขาวสว่างมากจะมีสีน้ำตาลซีด ส่วนที่มีค่าความขาวสว่างน้อย จะได้กระดาษที่มีสีน้ำตาลค่อนข้างเข้ม เนื่องจากปริมาณลิกนินเป็นตัวทำให้สีของกระดาษเข้ม ดังนั้นมือลิกนินถูกกำจัดไปได้มากจึงทำให้สีของกระดาษที่ได้อ่อนลง

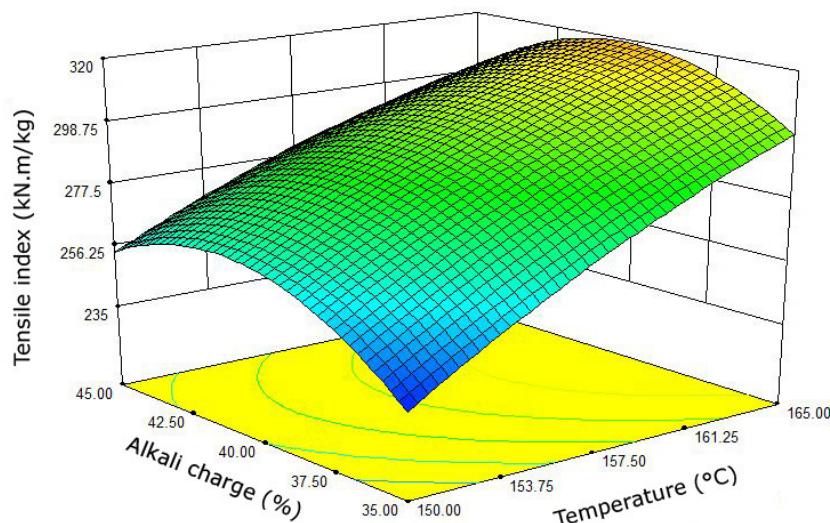


ภาพที่ 4-5 กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่าง ค่าความขาวสว่างกับสภาวะในการต้มเยื่อต่างๆ กับ  
ที่เวลา 2 ชั่วโมง

#### 4.2.6 สมบัติเชิงกลของเยื่อ (Mechanical Properties)

##### 4.2.6.1 ค่าดัชนีความต้านทานแรงดึงขาด (Tensile Index)

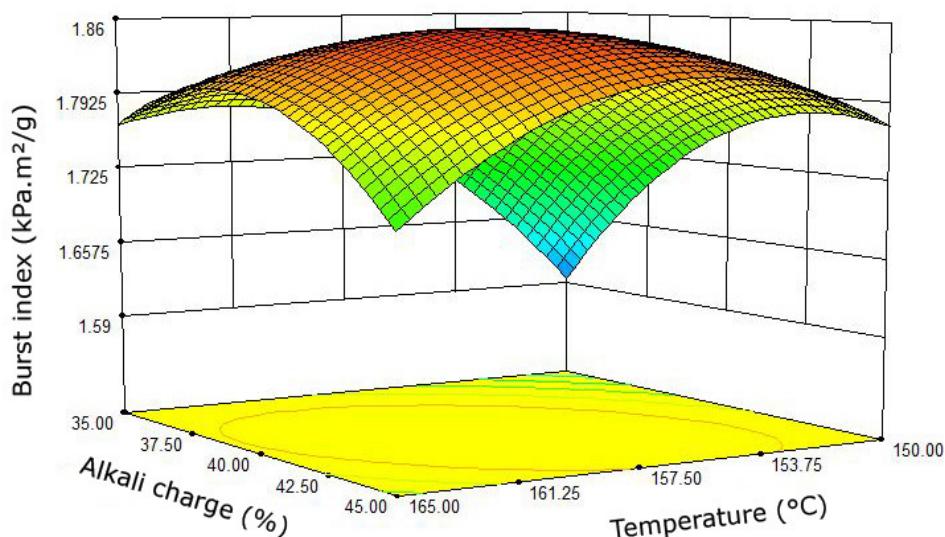
จากตารางที่ 4-2 ปริมาณค่าความต้านทานแรงดึงขาดของเยื่ออยู่ในช่วง 230.79-337.95 kN.m/kg จากภาพที่ 4-6 พิจารณาที่อุณหภูมิเท่ากัน เมื่อเพิ่มความเข้มข้นของเบส จะเห็นว่าค่าดัชนีความต้านทานแรงดึงขาดของเยื่อ เพิ่มขึ้นเล็กน้อย แต่เมื่อถึงความเข้มข้นของเบสถึงจุดหนึ่ง คือประมาณ 40% เมื่อเพิ่มความเข้มข้นของเบสขึ้น ค่าดัชนีความต้านทานแรงดึงขาดกลับลดลง ดังนั้น ปริมาณความเข้มข้นของเบสที่ใช้ไม่ควรเกิน 40% อาจเป็นพระราว่าปริมาณโซเดียมไฮดรอกไซด์ที่มากเกินไป ไม่เพียงแต่จะทำลายโครงสร้างของลิกนินเท่านั้น แต่ยังไปทำลายโครงสร้างของเซลลูโลสด้วย แต่ถ้าพิจารณาที่ความเข้มข้นของเบสเท่ากัน เมื่ออุณหภูมิเพิ่มขึ้นจะเห็นว่าค่าดัชนีความต้านทานแรงดึงขาดของเยื่อเพิ่มขึ้นมากกว่า โดยเมื่อเปรียบเทียบความสำคัญระหว่างอุณหภูมิและความเข้มข้นของเบส จะเห็นได้ว่าอุณหภูมิมีผลต่อค่าดัชนีความต้านทานแรงดึงขาดของเยื่อที่ได้มากกว่าความเข้มข้นของโซเดียมไฮดรอกไซด์ โดยจะเห็นว่าความชันของทางด้านอุณหภูมิมากกว่า จากตารางที่ 4-3 สามารถยืนยันความถูกต้องของกราฟ โดยจะเห็นได้ว่าค่า Prob>F ของอุณหภูมิมีค่าเท่ากับ 0.0105 ซึ่งน้อยกว่า 0.0500 และความเข้มข้นของเบสมีค่าเท่ากับ 0.5544 ดังนั้น อุณหภูมิจะมีความสำคัญต่อค่าดัชนีความต้านทานแรงดึงขาดของเยื่อ ในขณะที่ความเข้มข้นของเบสไม่ได้มีความสำคัญต่อค่าดัชนีนี้ และค่า R-Square ที่ได้มีค่ามากกว่า 0.71 แต่การที่สมการจะสามารถใช้ในการวิเคราะห์ผลการทดลองในช่วงนี้ค่า R-Square ที่ได้ควรจะมีค่ามากกว่า 0.75 ดังนั้นสมการที่ 4-7 อาจไม่เหมาะสมที่จะนำมาใช้



ภาพที่ 4-6 กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่าง ค่าดัชนีความต้านทานแรงดึงขาดกับสภาวะในการดัมเยื่อต่างๆ กัน ที่เวลา 2 ชั่วโมง

#### 4.2.6.2 ค่าดัชนีความต้านทานแรงดันทะลุขาด (Burst Index)

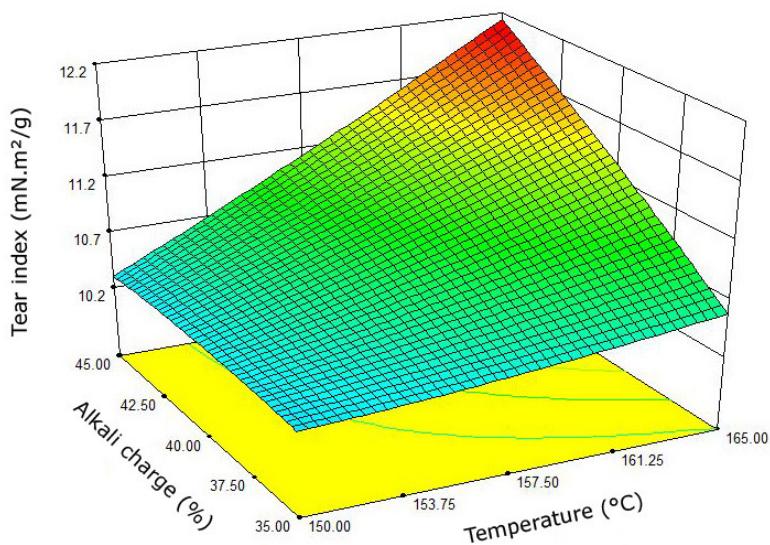
จากตารางที่ 4-2 ปริมาณค่าความต้านทานแรงดันทะลุขาดของเยื่อออยู่ในช่วง 1.54-1.87 kPa.m<sup>2</sup>/g จากภาพที่ 4-7 พิจารณาที่อุณหภูมิเท่ากัน เมื่อเพิ่มความเข้มข้นของเบส จะเห็นว่าค่าดัชนีความต้านทานแรงดันทะลุขาดของเยื่อ เพิ่มขึ้นเล็กน้อย แต่เมื่อถึงความเข้มข้นของเบสสูงถึง 40% เมื่อเพิ่มความเข้มข้นของเบสขึ้น ค่าดัชนีความต้านทานแรงดันทะลุขาดกลับลดลง ดังนั้นปริมาณความเข้มข้นของเบสที่ใช้ไม่ควรเกินร้อยละ 40 อาจเป็นพระว่าปริมาณใช้เดิมໄ奥地ครอกใช้ครั้งที่มากเกินไป ไม่เพียงแต่จะทำลายโครงสร้างของลิกนินเท่านั้น แต่ยังไปทำลายโครงสร้างของเซลลูโลสด้วย แต่ถ้าพิจารณาที่ความเข้มข้นของเบสเท่ากัน เมื่ออุณหภูมิเพิ่มขึ้น จะเห็นว่าค่าดัชนีความต้านทานแรงดันทะลุขาดของเยื่อเพิ่มขึ้นมากกว่า และค่าที่ได้มีแนวโน้มเป็นไปในทางเดียวกันกับเมื่อพิจารณาที่อุณหภูมิเท่ากัน ที่อุณหภูมิในช่วงกลางๆ คือประมาณ 155 องศาเซลเซียส จะได้ค่าดัชนีความต้านทานแรงดันทะลุขาดมากที่สุด จากตารางที่ 4-3 สามารถยืนยันความถูกต้องของกราฟ โดยจะเห็นได้ว่าค่า Prob>F ของอุณหภูมิเท่ากับ 0.2591 และความเข้มข้นของเบสมีค่า 0.2094 ซึ่งมากกว่า 0.0500 แต่เมื่อพิจารณาที่ T<sup>2</sup> และ AC<sup>2</sup> ค่า Prob>F ของอุณหภูมิเท่ากับ 0.0209 และความเข้มข้นของเบสมีค่าเท่ากับ 0.0250 ซึ่งน้อยกว่า 0.0500 แสดงให้เห็นว่า กราฟที่ได้ควรแสดงรูปภาพเป็นไปตามสมการพาราโบลา โดยที่ความโค้งของรูปกราฟทางด้านของอุณหภูมิมากกว่าทางด้านของความเข้มข้นของเบส และค่า R-Square ที่ได้มีค่ามากกว่า 0.76 ดังนั้นสมการที่ 4-8 สามารถใช้ในการประมาณค่าดัชนีความต้านทานแรงดันทะลุขาดในช่วง อุณหภูมิ และความเข้มข้นของเบสที่กำหนดในการทดลองนี้ได้



ภาพที่ 4-7 กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่าง ค่าดัชนีความต้านทานแรงดันทะลุขาด กับสภาพแวดล้อมที่ต่างๆ กัน ที่เวลา 2 ชั่วโมง

#### 4.2.6.3 ค่าดัชนีความต้านทานแรงฉีกขาด (Tear Index)

จากตารางที่ 4-2 ปริมาณค่าความต้านทานแรงฉีกขาดของเยื่ออยู่ในช่วง  $9.78\text{-}12.01 \text{ mN.m}^2/\text{g}$  จากภาพที่ 4-8 พิจารณาที่อุณหภูมิ  $150^\circ\text{C}$  เท่ากัน เมื่อเพิ่มความเข้มข้นของเบส จะเห็นว่าค่าดัชนีความต้านทานแรงดึงขาดของเยื่อ แทนจะไม่เพิ่มขึ้นเลย แต่เมื่อพิจารณาที่อุณหภูมิ  $165^\circ\text{C}$  จะเห็นว่าค่าดัชนีความต้านทานแรงดึงขาดของเยื่อเพิ่มขึ้นอย่างรวดเร็ว เมื่อความเข้มข้นของเบสเพิ่มมากขึ้น และเมื่อพิจารณาที่ปริมาณความเข้มข้นของเบส ก็เป็นไปในทำนองเดียวกัน อาจเป็นเพราะว่าปริมาณโซเดียมไอกซ์โซล่าไซด์ที่แปรผันตามอุณหภูมิ หากว่าปริมาณอย่างโดยย่างหนึ่งไม่พอเพียง อาจไม่สามารถถลายโครงสร้างของลิกนินได้ดีเท่าที่ควร จากตารางที่ 4-3 สามารถยืนยันความถูกต้องของกราฟ โดยจะเห็นได้ว่าค่า Prob>F ของอุณหภูมิมีค่า 0.0042 และความเข้มข้นของเบสมีค่า 0.0209 ซึ่งน้อยกว่า 0.0500 และค่า R-Square ที่ได้มีค่ามากกว่า 0.80 ดังนั้นสมการที่ 4-9 สามารถใช้ในการประมาณผลการทดลองในช่วงนี้ได้



ภาพที่ 4-8 กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่าง ค่าดัชนีการต้านแรงฉีกขาดกับสภาวะในการต้มเยื่อต่างๆ กัน ที่เวลา 2 ชั่วโมง

จากภาพที่ 4-6 ถึง 4-8 เป็นกราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างคุณสมบัติเชิงกล กับ สภาวะในการต้มเยื่อต่างๆ จะเห็นว่าอุณหภูมิมีผลต่อสมบัติเชิงกลมากกว่าปริมาณของเบส แต่ในขณะที่การเพิ่มปริมาณเบสทำให้เส้นไขข่องเยื่อที่ได้แตกตัวเป็นเส้นไขอิสระ ได้มากขึ้น เมื่อนำมาทำการดายจึงเกิดพันธะขึ้นระหว่างกันได้มาก แต่ในขณะที่ปริมาณเบสสูงเกินจุดหนึ่ง ค่าดัชนีความต้านแรงดึงขาดจะลดลง ส่วนของค่าดัชนีความต้านแรงดึงขาดก็จะเพิ่มเดียวกัน ในกรณีของการเพิ่ม

ปริมาณเบส แต่จะต่างกันตรงที่อุณหภูมิของก๊าซไฮโดรเจนที่มากเกินไป ไม่เพียงแต่จะทำลายโครงสร้างของลิกนินเท่านั้น แต่ยังไปทำลายโครงสร้างของเซลลูโลสด้วย[21] ในกรณีของดัชนีการต้านแรงฉีกขาด จะเพิ่มสูงขึ้นตามปริมาณเบสและอุณหภูมิที่สัมพันธ์กัน คือ ปริมาณเบส 1 เปอร์เซ็น ต่ออุณหภูมิ 1 องศาเซลเซียส ทั้งนี้อาจเนื่องจากทิศทางในการฉีกทำให้ ผลที่ได้จากการทดลองไม่เป็นไปตามทฤษฎี อีกทั้งค่า R-square ของสมบัติทางเชิงกลกล่าวคือ ค่าดัชนีความต้านแรงดึงขาด มีค่า 0.71 ค่าดัชนีความต้านแรงดันทะลุขาด มีค่า 0.76 และ ดัชนีการต้านแรงฉีกขาด มีค่า 0.80 ซึ่งถือว่ายังเป็นค่าที่ต่ำมาก ทำให้สามารถใช้สมการที่ 4-7 ถึง 4-9 ในการคำนวณผลของสมบัติเหล่านี้ได้ไม่ดีเท่าที่ควร

## บทที่ 5

### สรุปผลการทดลอง

#### 5.1 ผลการวิเคราะห์องค์ประกอบทางเคมี ของเยื่อจากทางใบปาล์มน้ำมัน

จากการวิเคราะห์องค์ประกอบทางเคมีของทางใบจากปาล์มน้ำมัน สรุปได้ว่าองค์ประกอบหลักของทางใบปาล์มน้ำมัน คือ เชลดูลูโลสและลิกนิน ปริมาณลิกนินมีอยู่เพียงร้อยละ 9.3 ของน้ำหนักตัวอย่างอบแห้งซึ่งถือว่าน้อยมากเมื่อเทียบกับไม้อินดา เช่น Cynara Cardunculus. ซึ่งมีลิกนินอยู่ร้อยละ 17.5 ในขณะที่เชลดูลูโลสมีทั้ง ไฮโลเชลดูลูโลส แอลฟ่าเชลดูลูโลส เบต้าเชลดูลูโลส และแกรมมาเชลดูลูโลสร้อยละ 64.3 39.8 13.0 และ 11.5 ของน้ำหนักตัวอย่างอบแห้งตามลำดับ ซึ่งถือว่ามีอยู่ในปริมาณสูง ทางใบปาล์มน้ำมันจึงเหมาะสมที่จะนำมาใช้ในการผลิตเยื่อกระดาษ และเมื่อพิจารณาถึงปริมาณเหล้าที่มีอยู่ค่อนข้างสูง คือ ร้อยละ 6.2 ของน้ำหนักตัวอย่างอบแห้ง เมื่อเทียบกับวัตถุคืนชนิดอื่นๆ ประกอบกับวัตถุคืนชนิดนี้เป็นไม้ไม่ยืนต้น ทำให้พิจารณาที่จะใช้กระบวนการโซดาในการผลิตเยื่อ และจากความขาวของเยื่อที่ได้มีค่าประมาณ 1.59 มิลลิเมตร จึงอาจจะนำไปใช้ผสมกับเยื่อไส้ใน การใช้ประโยชน์อื่นๆ ได้

#### 5.2 สภาวะต่างๆ ที่มีผลต่อกระบวนการผลิตเยื่อ และสมบัติของเยื่อ

สภาวะที่เป็นตัวแปรในการทดลองนี้คือ อุณหภูมิระหว่าง 150-165°C และปริมาณสารเคมีที่ใช้อยู่ระหว่างร้อยละ 35-45 พบว่าทั้งสองตัวแปรมีผลต่อการผลิตเยื่อ พิจารณาได้จากค่าแคปปาชิงเป็นตัวบ่งบอกถึงปริมาณลิกนินที่เหลืออยู่ในเยื่อ หลังจากการต้มเยื่อ ค่าแคปปาลดลง เมื่อเพิ่มอุณหภูมิ และปริมาณสารเคมีที่ใช้ และคุณสมบัติเชิงกลต่างๆ เช่นเดียวกัน โดยมีปริมาณเยื่อทั้งหมดที่ได้หลังจากการต้ม มีปริมาณร้อยละ 32.11-46.73 เยื่อที่สามารถผ่านการคัดขนาด (Screen Yield) มีปริมาณร้อยละ 31.63-46.68 และเยื่อที่ไม่ผ่านการคัดขนาด (Reject Yield) มีปริมาณร้อยละ 0.05-2.96 ปริมาณค่าแคปปาอยู่ในช่วง 17.3-72.7 ค่าดัชนีการให้น้ำให้หล่อผ่านของเยื่ออยู่ในช่วง 556.66-691.12 ml, CSF ความขาวสว่างของเยื่ออยู่ในช่วง ISO ร้อยละ 22.02-28.83 และสมบัติเชิงกลทั้งสามค่าคือ ค่าความต้านทานแรงดึงขาดของเยื่ออยู่ในช่วง 230.79-337.95 kN.m/kg ค่าความต้านทานแรงดันทะลุขาดของเยื่ออยู่ในช่วง 1.54-1.87 kPa.m<sup>2</sup>/g และค่าความต้านทานแรงนឹកขาดของเยื่ออยู่ในช่วง 9.78-12.01 mN.m<sup>2</sup>/g แต่เนื่องจากเส้นใยของเยื่อที่ยาวกว่าเส้นใยของไม้ไม่ยืนต้นชนิดอื่นๆ จึงอาจทำให้ คุณสมบัติเชิงกลของเยื่อที่ได้แตกต่างจากเยื่อชนิดอื่น โดยจะมีค่าที่สูงกว่า เช่น

เส้นใยที่ได้จากเยื่อขุคลิปดัส [22] และปริมาณสารเคมีที่มากเกินไปก็อาจไปทำลายเส้นใยของเซลลูโลสอีกด้วย จึงควรจำกัดปริมาณสารเคมีไว้ที่ประมาณ 40% โดยเดิมไฮดรอกไซด์ ส่วนอุณหภูมิที่สูงขึ้นไม่มีปัญหาต่อสมบัติเหล่านี้ อีกทั้งยังช่วยให้เยื่อมีคุณภาพดีด้วย

### 5.3 ข้อเสนอแนะ

5.3.1 เนื่องจากหม้อต้มเยื่อที่ใช้สามารถทำความร้อนได้เพียง 168 องศาเซลเซียส แต่อุณหภูมิที่ต้องการใช้โดยทั่วไปควรจะอยู่ที่ประมาณ 170-180 องศาเซลเซียส ดังนั้นจึงควรปรับปรุงหม้อต้มเยื่อโดยการแก้ไขอุปกรณ์บางส่วนของหม้อ

5.3.1.1 อุปกรณ์ป้องกันแรงดันที่เดิมใช้ขนาด 10 บาร์ เปลี่ยนเป็น ประมาณ 20 บาร์ เพราะเมื่ออุณหภูมิกายในหม้อต้มเยื่อ ประมาณ 170-180 องศาเซลเซียส ความดันกายในจะอยู่ที่ประมาณ 15-16 บาร์

5.3.1.2 เปลี่ยนชนิดของน้ำมันที่ใช้ให้ความร้อน ให้มีค่าจุดเดือดสูงกว่าเดิมและเพิ่มเติมให้มีตัววัดปริมาณของน้ำมันที่ใช้ในกระบวนการต้มเยื่อที่แน่นอน เพราะจากการทดลองปริมาณน้ำมันมีผลต่อระยะเวลาการให้ความร้อนก่อนที่จะจับเวลาในการต้มเยื่อ โดยดูจากการทดลองซึ่งที่ปริมาณสารเคมี และอุณหภูมิเท่ากัน แต่ระยะเวลาในการรอจนถึงอุณหภูมิ 155 องศาเซลเซียส ไม่เท่ากัน และในบางการทดลองต่างกันมาก ทำให้ส่งผลถึงคุณสมบัติต่างๆ ด้วยเช่นกัน

5.3.2 วัตถุดินที่ใช้นำมาจากหัวดสูรายฉุร์ชาเน่ โดยเก็บใส่ถังมา บางส่วนก็ขึ้นรา เนื่องจาก การเก็บไว้ในที่อับและความชื้นของทางใบก็มีอยู่เช่นกัน การใช้ทางใบสคน่าจะให้ผลการทดลองที่ดีกว่า เนื่องจากโครงสร้างของเซลล์ของใบไม้ที่แตกต่างกัน ช่วยให้การซึมผ่านของสารเคมีเป็นไปได้ดีขึ้น แต่บางที่เชื้อราที่อยู่ด้านในส่วนที่เรามองไม่เห็นอาจเป็นตัวทำลายสมบัติบางชนิดของเยื่อได้ ถ้ามี แหล่งวัตถุดินที่ใกล้สถานที่ทดลองน่าจะให้ผลการทดลองที่ดีขึ้นกว่า

## ເອກສາຮອ້າງອີງ

1. Fuad M.A., et al. **Socio-economic considerations in the development of jungle to oil palm. Oil Palm and the Environment.** A Malaysian Perspective. Malaysian Oil Palm Growers' Council, Kuala Lumpur, 2002 : (1-7).
2. Chan, K.W. **Biomass production in the oil palm industry, Oil Palm and the Environment.** A Malaysian Perspective. Malaysian Oil Palm Growers' Council, Kuala Lumpur, 2002 : (41-53).
3. ວຸດີ ວຸດີທະນະເວົ້າ. **ປະວັດຕຳມາກາຮແພທຍ໌ໄທຍ.** [ອອນໄລນ໌] 24 ກຣກຄູາມ 2550. [ສຶບກັນວັນທີ 2 ສິງຫາມ 2550]. ຈາກ <http://www.samunpri.com/modules.php?name=News&file=article&sid=240&mode=thread&order=0&thold=0>
4. ສຸກສັນ ຍກສ້ານ. **ກະດາຍກັນກາຮອນຊັກຍ໌.** [ອອນໄລນ໌] 25 ກຣກຄູາມ 2550. [ສຶບກັນວັນທີ 2 ສິງຫາມ 2550]. ຈາກ <http://www.school.net.th/library/snet6/envi4/recycle/paper1.htm>
5. ວິກີພີເຈີຍ ສາຮານຸກຮມເສົ່ງ. **ກະດາຍ.** [ອອນໄລນ໌] 25 ກຣກຄູາມ 2550. [ສຶບກັນວັນທີ 2 ສິງຫາມ 2550]. ຈາກ <http://th.wikipedia.org/wiki/%E0%B8%81%E0%B8%A3%E0%B8%B0%E0%B8%94%E0%B8%B2%E0%B8%A9>
6. Chief. **“State of the World's Forests 2007”** Food and Agriculture Organization of the United Nations Rome, Electronic Publishing Policy and Support Branch Communication Division. [Online] 2007. [cited August, 2<sup>nd</sup> 2007]. Available from : URL : [http://www.panda.org/about\\_wwf/what\\_we\\_do/forests/about\\_forests/importance/economic\\_use/timber/index.cfm](http://www.panda.org/about_wwf/what_we_do/forests/about_forests/importance/economic_use/timber/index.cfm)
7. M. J. Farabee, et al. **“Cell Size and Shape” Cellular Organization.** [Online] 2007. [cited August, 2<sup>nd</sup> 2007]. Available from : URL : <http://www.modares.ac.ir/elearning/Dalimi/Proto/ Lectures/week2/week2-gloss.htm>
8. G. R. Martin., et al. **Cell Biol.** [serial online] 3 (1991) : 57. [cited August, 2<sup>nd</sup> 2007]. Available from : URL : <http://tainano.com/chin/Molecular%20Biology%20Glossary.htm>

9. Friedman, et al. "The origin and early evolution of tracheids in vascular plants: Integration of palaeobotanical and neobotanical data." **Phil. Trans. Roy. Soc. Lond. B.** [serial online] 355 (2000) : 857-868. [cited August, 2<sup>nd</sup> 2007]. Available from : URL : <http://www.jstor.org/pss/3066810>
10. รุ่งอรุณ วัฒนวงศ์. ความรู้เบื้องต้นเกี่ยวกับกระดาษ. กรุงเทพมหานคร : ห้องปฏิบัติการเยื่อและกระดาษ กลุ่มวิจัยและพัฒนา 3 กองการวิจัย กรมวิทยาศาสตร์บริการ, 2541.
11. Steven Vogel. "Comparative Biomechanics." **Princeton University Press.** [serial online] 2003. [cited August, 2<sup>nd</sup> 2007]. Available from : URL : <http://www.doitpoms.ac.uk/tplib/wood/printall.php>
12. Britannica Student Encyclopedias. **Wood: cellular composition of wood.** [online] 2000. [cited August, 2<sup>nd</sup> 2007]. Available from : URL : <http://student.britannica.com/eb/article-55253/Types-of-cells-present-in-hardwoods-and-soft-woods>
13. **Kraft or Sulfate Process.** [online] 2000. [cited August, 2<sup>nd</sup> 2007]. Available from : URL : <http://archimede.bibl.ulaval.ca/archimede/files/33fc545c-6a37-41c3-9f4d-64c3f1440051/ch02.html>
14. พิสมัย เจนวนิชปัญจกุล. "เทคโนโลยีสะอาดในอุตสาหกรรมเยื่อและกระดาษ." **วิทยาศาสตร์และเทคโนโลยี.** 3(5) (2543).
15. SEPA-Report. "Overview of the processes of a kraft pulp mill." **BREF Pulp and Paper.** [serial online] 1997. [cited August, 2<sup>nd</sup> 2007]. Available from : URL : [http://aida.ineris.fr/bref/brefpap/bref\\_pap/english/bref\\_gb\\_kraft\\_processus.htm](http://aida.ineris.fr/bref/brefpap/bref_pap/english/bref_gb_kraft_processus.htm)
16. AQuinde Pulping Consulting Inc. "A Resource in Kraft-AQ Pulping." **Theory & Industrial Applications.** [serial online] 1992. [cited August, 2<sup>nd</sup> 2007]. Available from : URL : <http://www.quindeconsulting.ca/>
17. Nour-Eddine El Mansouri 1, Joan Salvad' o. "Structural Characterization of Technical Lignins for the Production of Adhesives: Application to lignosulfonate, kraft, soda-anthraquinone, organosolv and ethanol process lignins." **Industrial Crops and Products.** 24 (2006) : 8-16.
18. บริษัทแอ็คવานซ์อะ โกร จำกัด (มหาชน). รู้เพื่อเรื่องกระดาษ. [ออนไลน์] 1997. [สืบค้นวันที่ 2 สิงหาคม 2007]. จาก <http://www.advanceagro.com>

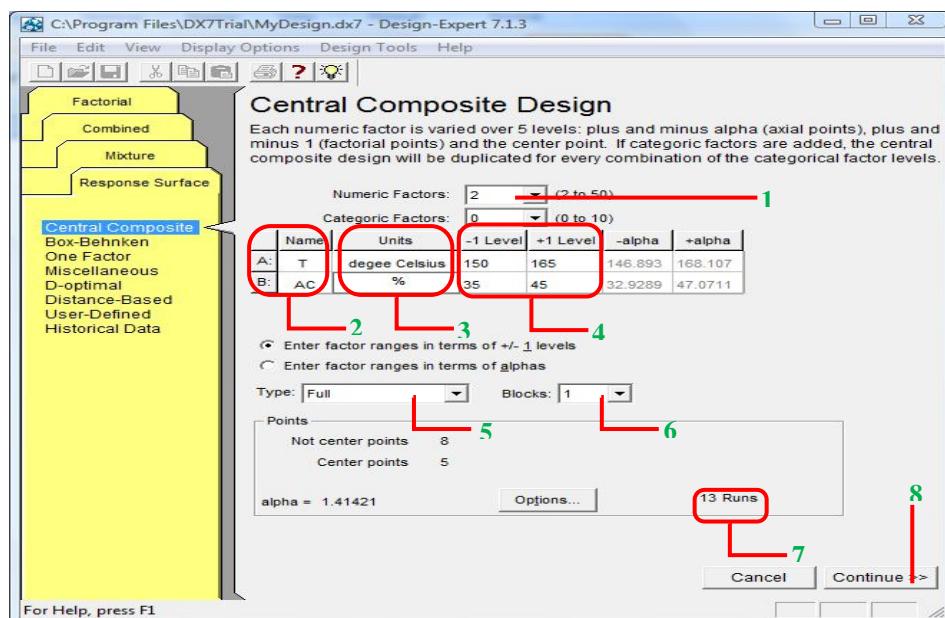
19. Fernando Resende. "Reaction Kinetics of Biomass Gasification in Supercritical Water" **University of Michigan.** [serial online] 2007 May. [cited August, 2<sup>nd</sup> 2007]. Available from : URL : [http://www.engin.umich.edu/dept/che/research/savage/Fernando/Fernan do\\_main.htm](http://www.engin.umich.edu/dept/che/research/savage/Fernando/Fernan do_main.htm)
20. F.D.B. Abadio, et al. "Physical properties of powdered pineapple (Ananas comosus) juice-effect of malt dextrin concentration and atomization speed." **Journal of Food Engineering.** 64 (2004) : 285-287.
21. Law K.N., et al. **Nonwood materials (with special reference to oil palm fibers) as papermaking materials: potentials and challenges in the new millennium.** Proceedings of USMJIRCAS Joint International Symposium on Lignocellulosic Materials, Penang, Malaysia, 2002 : (1-13).
22. P. Khristova. "Alkaline pulping of some eucalypts from Sudan." **Bioresource Technology.** 97 (2006) : 535-544.
23. James S. Han. **Determining the Minimum Conditions for Soda-AQ Pulping of Kenaf Bast, Core, and Whole Stalk Fibers.** Second Annual American Kenaf Society Conference, 1999 : (25-26).
24. P. H'ng. **4<sup>th</sup> National Seminar on Utilisation of Oil Palm Tree-Oil Palm Residues-Progress towards Commercialisation.** Malaysia, 1997 : (34).
25. ศูนย์ ใช้เที่ยมวงศ์. **ปฏิบัติการเคมีปริมาณวิเคราะห์.** พิมพ์ครั้งที่ 5. กรุงเทพมหานคร : จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย, 2539.
26. J. Bassett., et al. **Vogels Textbook Quantitative Inorganic Analysis.** London : Longman Group Limited, 1978.
27. Law, et al. "CMP and CTMP of a fast-growing tropical wood Acacia mangium." **Tappi.** 83 (7) : 1-7.

## ภาคผนวก ก

การออกแบบการทดลองโดยใช้โปรแกรม Design-Expert

## การออกแบบการทดลองโดยใช้โปรแกรม DESIGN-EXPERT

1. เลือกการออกแบบการทดลองแบบ Central Composite Design พร้อมทั้งกำหนดข้อมูลต่างๆ และ ตัวแปรที่ต้องการศึกษาลงไป



หมายเหตุ 1 : กำหนดจำนวนตัวแปรที่ต้องการศึกษา คือ 2 ตัวแปร

หมายเหตุ 2 : ชื่อตัวแปรที่ใช้ A คือ อุณหภูมิ (Temperature) และ B คือ ปริมาณเบส (Alkaline Charge, AC)

หมายเหตุ 3 : หน่วย B คือ degree Celsius และ AC คือ percent (%)

หมายเหตุ 4 : ช่วงสภาวะที่ใช้ในการทดลองอยู่ที่อุณหภูมิระหว่าง 155 – 165 °C และ ปริมาณเบสระหว่าง 35-45 %

หมายเหตุ 5 : กำหนดเป็นชนิด Full

หมายเหตุ 6 : คือจำนวนกลุ่มการทดลอง

หมายเหตุ 7 : โปรแกรมจะออกแบบการทดลองเป็น 13 การทดลองตามข้อกำหนดที่ให้

หมายเหตุ 8 : ดำเนินการต่อไป

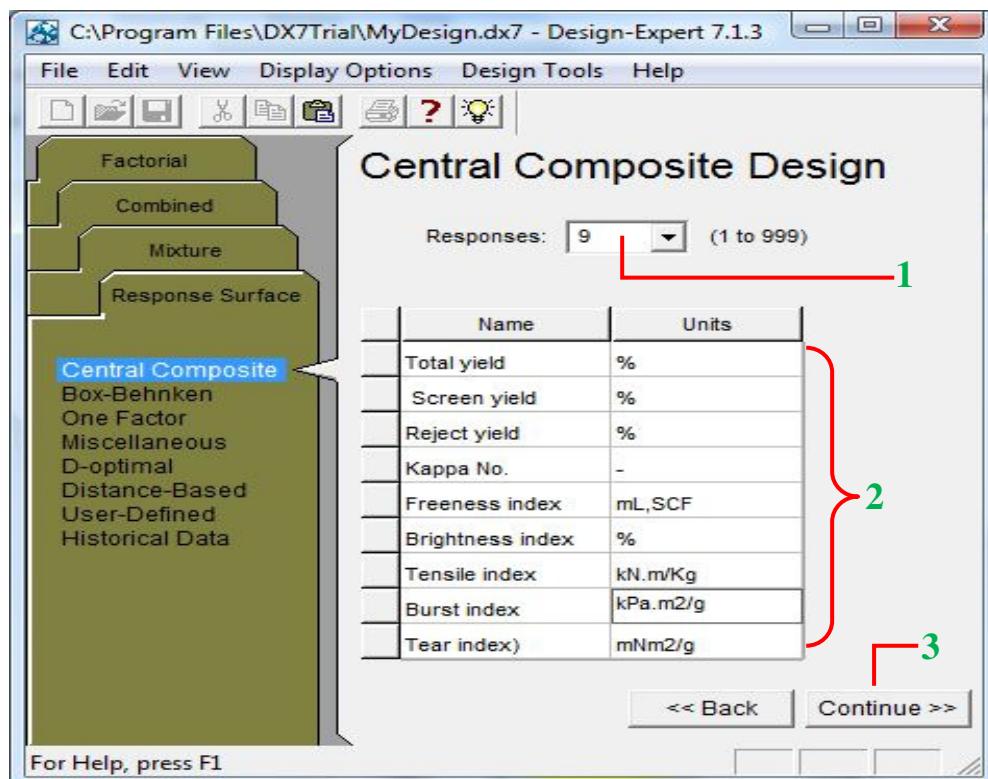
2. กำหนดจำนวนของคุณสมบัติต่างๆ ของเยื่อที่ต้องการหาความสัมพันธ์ระหว่างคุณสมบัตินี้ๆ ต่อตัวแปรที่ใช้ในการทดลอง

หมายเหตุ 1 : กำหนดจำนวนของคุณสมบัติต่างๆ ที่ต้องการศึกษาจำนวน 9 ค่า

หมายเหตุ 2 : ชื่อของจำนวนของคุณสมบัติต่างๆ ที่ต้องการศึกษาได้แก่ ค่าแคปปา (Kappa Number) เป็นคุณสมบัติที่ไม่มีหน่วย ปริมาณเยื่อทึ้งหมวดที่ได้หลังจากการต้ม

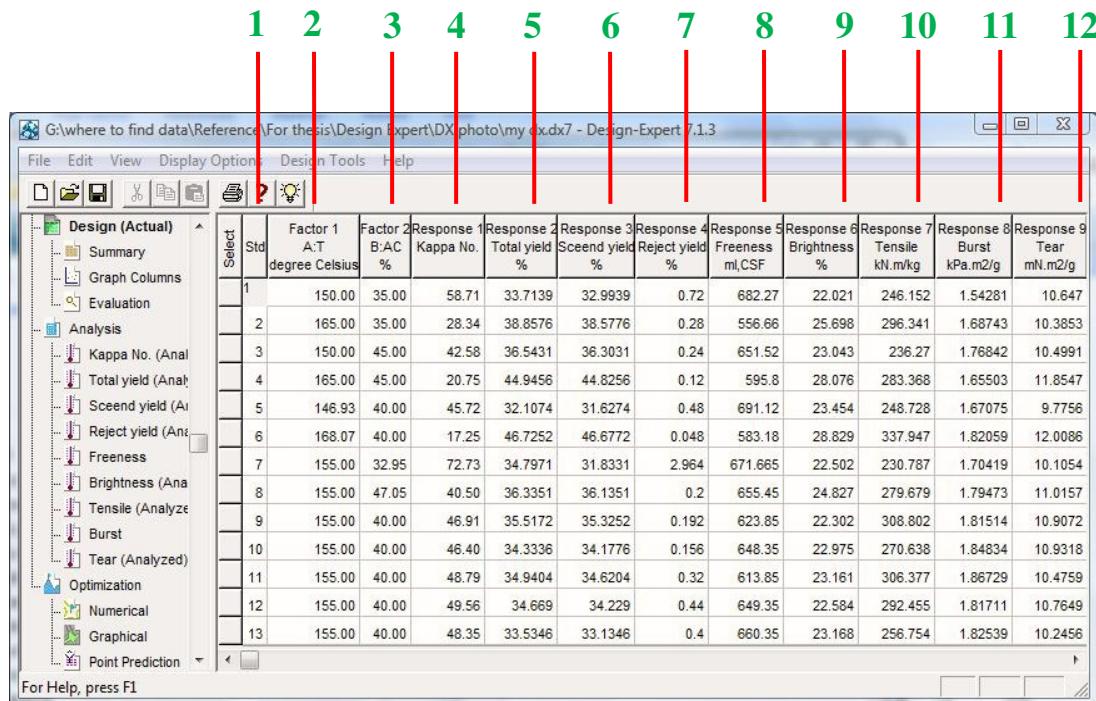
(Total yield = Screen yield + Reject yield) หน่วยเป็น เปอร์เซ็นต์(%) ปริมาณเยื่อทั้งหมดที่ผ่านการคัดขนาด (Screen yield) หน่วยเป็น percent (%) ปริมาณเยื่อทั้งหมดที่ไม่ผ่านการคัดขนาด (Reject yield) หน่วยเป็น percent (%) ปริมาณนำที่ให้ผลผ่านเยื่อเทียบกับเวลา (Freeness index) หน่วยเป็น mL,SCF ค่าความขาวสว่างของเยื่อ (Brightness index) หน่วยเป็น percent (%) ค่าความต้านแรงดึงขาด (Tensile index) หน่วยเป็น kN.m/Kg ค่าความต้านทานแรงดันทะลุ (Burst index) หน่วยเป็น kPa.m<sup>2</sup>/g ค่าความต้านทานแรงฉีก (Tear index) หน่วยเป็น mN.m<sup>2</sup>/g

หมายเหตุ 3 : ดำเนินการต่อไป



- 3 เมื่อใส่ข้อมูลครบตามที่ต้องการแล้ว โปรแกรมจะออกแบบการทดลองที่สภาวะต่างๆ ดังนี้
- หมายเหตุ 1 : สภาวะที่ต้องทดลองตามลำดับ
- หมายเหตุ 2 : ตัวแปรตัวที่ 1 คือ อุณหภูมิ หน่วยเป็น องศาเซลเซียส (degree Celsius.)
- หมายเหตุ 3 : ตัวแปรตัวที่ 2 คือ ปริมาณเบส (Alkaline Charge, AC) หน่วยเป็น percent (%)
- หมายเหตุ 4 : ข้อมูลคุณสมบัติทางเคมีของเยื่อตัวที่ 1 ที่ได้จากการทดลอง คือ ค่าแคปปา (Kappa Number)

- หมายเลขอ 5 : ข้อมูลคุณสมบัติทางกายภาพของเยื่อตัวที่ 2 ที่ได้จากการทดลองคือ ปริมาณเยื่อทั้งหมดที่ได้หลังจากการต้ม ( $\text{Total yield} = \text{Screen yield} + \text{Reject yield}$ )
- หมายเลขอ 6 : ข้อมูลคุณสมบัติทางกายภาพของเยื่อตัวที่ 3 ที่ได้จากการทดลองคือ ปริมาณเยื่อทั้งหมดที่ผ่านการคัดขนาด ( $\text{Screen yield}$ )
- หมายเลขอ 7 : ข้อมูลคุณสมบัติทางกายภาพของเยื่อตัวที่ 4 ที่ได้จากการทดลองคือ ปริมาณเยื่อทั้งหมดที่ไม่ผ่านการคัดขนาด ( $\text{Reject yield}$ )
- หมายเลขอ 8 : ข้อมูลคุณสมบัติทางกายภาพของเยื่อตัวที่ 5 ที่ได้จากการทดลองคือ ปริมาณน้ำที่ไหลผ่านเยื่อเทียบกับเวลา ( $\text{Freeness index}$ )
- หมายเลขอ 9 : ข้อมูลคุณสมบัติทางกายภาพของเยื่อตัวที่ 6 ที่ได้จากการทดลองคือ ค่าความขาวสว่างของเยื่อ ( $\text{Brightness index}$ )
- หมายเลขอ 10 : ข้อมูลคุณสมบัติทางเชิงกลของเยื่อตัวที่ 7 ที่ได้จากการทดลองคือ ค่าความต้านแรงดึงขาด ( $\text{Tensile index}$ )
- หมายเลขอ 11 : ข้อมูลคุณสมบัติทางเชิงกลของเยื่อตัวที่ 8 ที่ได้จากการทดลองคือ ค่าความต้านทานแรงดันทะลุ ( $\text{Burst index}$ )
- หมายเลขอ 12 : ข้อมูลคุณสมบัติทางเชิงกลของเยื่อตัวที่ 9 ที่ได้จากการทดลองคือ ค่าความต้านทานแรงฉีก ( $\text{Tear index}$ )



The screenshot shows a software interface for Design-Expert version 7.1.3. The left sidebar lists various analysis types: Summary, Graph Columns, Evaluation, Analysis (including Kappa No., Total yield, Screen yield, Reject yield, Freeness, Brightness, Tensile, Burst, Tear), Optimization (Numerical, Graphical, Point Prediction), and Help. The main area displays a table with 13 rows and 13 columns. The columns are labeled as follows:

Select	Std	Factor 1 A:T degree Celsius	Factor 2 B:AC %	Response 1 Kappa No.	Response 2 Total yield %	Response 3 Screen yield %	Response 4 Reject yield %	Response 5 Freeness ml/CSF	Response 6 Brightness %	Response 7 Tensile kN/m²/kg	Response 8 Burst kPa.m²/g	Response 9 Tear mN.m²/g
	1	150.00	35.00	58.71	33.7139	32.9939	0.72	682.27	22.021	246.152	1.54281	10.647
	2	165.00	35.00	28.34	38.8576	38.5776	0.28	556.66	25.698	296.341	1.68743	10.3853
	3	150.00	45.00	42.58	36.5431	36.3031	0.24	651.52	23.043	236.27	1.76842	10.4991
	4	165.00	45.00	20.75	44.9456	44.8256	0.12	595.8	28.076	283.368	1.65503	11.8547
	5	146.93	40.00	45.72	32.1074	31.6274	0.48	691.12	23.454	248.728	1.67075	9.7756
	6	168.07	40.00	17.25	46.7252	46.6772	0.048	583.18	28.829	337.947	1.82059	12.0086
	7	155.00	32.95	72.73	34.7971	31.8331	2.964	671.665	22.502	230.787	1.70419	10.1054
	8	155.00	47.05	40.50	36.3351	36.1351	0.2	655.45	24.827	279.679	1.79473	11.0157
	9	155.00	40.00	46.91	35.5172	35.3252	0.192	623.85	22.302	308.802	1.81514	10.9072
	10	155.00	40.00	46.40	34.3336	34.1776	0.156	648.35	22.975	270.638	1.84834	10.9318
	11	155.00	40.00	48.79	34.9404	34.6204	0.32	613.85	23.161	306.377	1.86729	10.4759
	12	155.00	40.00	49.56	34.8689	34.229	0.44	649.35	22.584	292.455	1.81711	10.7649
	13	155.00	40.00	48.35	33.5346	33.1346	0.4	680.35	23.168	256.754	1.82539	10.2456

For Help, press F1

### ตารางผลการทดลอง

**ตารางที่ ก-1 แสดงค่าความชื้นของทางใบปาล์มน้ำมัน**

ครั้งที่	น้ำหนัก งาน (g)	น้ำหนักงาน+ทาง ใบปาล์มน้ำมัน(g)		น้ำหนักทางใบ ปาล์มน้ำมัน(g)		เปอร์เซ็นต์ ไม้แห้ง (%)	เปอร์เซ็น ความชื้น (%)
		ก่อนอบ	หลังอบ	ก่อนอบ	หลังอบ		
1	49.44	201.03	84.54	151.59	35.10	23.15	76.85
2	45.79	197.51	81.18	151.72	35.39	23.33	76.67
3	41.94	193.31	77.48	151.37	35.54	23.48	76.52
		เฉลี่ย		151.56	35.34	23.32	76.68

**ตารางที่ ก-2 แสดงค่าความชื้นของเยื่อที่ได้ ปริมาณเยื่อที่ผ่านการคัดแยกเยื่อ และปริมาณเยื่อ  
ที่ไม่สามารถผ่านการคัดแยกเยื่อ**

Batch No.	ปริมาณ NaOH (%)	Temperature (°C)	Moisture (%)	Fibres (%)	Total fibres after screen (g)		Screen Yield (%)	Reject (g)	Reject Yield (%)	Total yield (%)	Fibres for test (g)			
					wet	dry					Use		Remain	
					wet	dry					wet	dry	wet	dry
1	35	150	77.420	22.580	365.30	82.48	32.99	1.80	0.72	33.71	132.86	30.00	232.44	52.48
2	35	165	75.590	24.410	395.10	96.44	38.58	0.70	0.28	38.86	122.90	30.00	272.20	66.44
3	45	150	70.600	29.400	308.70	90.76	36.30	0.60	0.24	36.54	102.04	30.00	206.66	60.76
4	45	165	73.890	26.110	429.20	112.06	44.83	0.30	0.12	44.95	114.90	30.00	314.30	82.06
5	40	155	77.710	22.290	396.20	88.31	35.33	0.48	0.19	35.52	134.59	30.00	261.61	58.31
6	40	155	73.080	26.920	317.40	85.44	34.18	0.39	0.16	34.33	111.44	30.00	205.96	55.44
7	40	155	77.670	22.330	387.60	86.55	34.62	0.80	0.32	34.94	134.35	30.00	253.25	56.55
8	40	155	71.580	28.420	301.10	85.57	34.23	1.10	0.44	34.67	105.56	30.00	195.54	55.57
9	40	155	86.710	13.290	623.30	82.84	33.13	1.00	0.40	33.53	225.73	30.00	397.57	52.84
10	40	147	77.531	22.469	351.90	79.07	31.63	1.20	0.48	32.11	133.52	30.00	218.38	49.07
11	40	168	76.970	23.030	506.70	116.69	46.68	0.12	0.05	46.73	130.26	30.00	376.44	86.69
12	33	155	77.210	22.790	349.20	79.58	31.83	7.41	2.96	34.80	131.64	30.00	217.56	49.58
13	47	155	76.984	23.016	392.50	90.34	36.14	0.50	0.20	36.34	130.34	30.00	262.16	60.34

**ตารางที่ ก-3 แสดงค่าต่างๆ ที่ใช้ในการหาค่าดัชนีการให้น้ำไหลผ่านของเยื่อ**

No.	Filter paper (g)		Filter paper + fibres (g)		Fibres (g)		Consistency (%)			Corrections temp to 0.30 %	Temperature (°C)		Corrections temp to 20°C		Drain water (mL)			Freeness Index (ml.CSF)	
	Times		Times		Times		Times				Times		Times		Times			Times	
	1	2	1	2	1	2	1	2	Avg		1	2	1	2	1	2	Avg	1	
1	2.3737	2.3920	5.4620	5.5558	3.0883	3.1638	0.3088	0.3164	0.3126	5.6700	22.0	22.0	6.6	6.6	670.0	670.0	670.0	682.27	
2	2.4116	2.3420	5.5340	5.4420	3.1224	3.1000	0.3122	0.3100	0.3111	6.6600	20.0	20.0	0.0	0.0	550.0	550.0	550.0	556.66	
3	2.4155	2.3764	4.9388	5.0250	2.5233	2.6486	0.2523	0.2649	0.2586	24.9800	22.0	22.0	6.5	6.5	670.0	670.0	670.0	651.52	
4	2.4353	2.4498	5.7550	5.7200	3.3197	3.2702	0.3320	0.3270	0.3295	15.8000	20.0	20.0	0.0	0.0	580.0	580.0	580.0	595.80	
5	2.3770	2.3370	5.3850	5.4820	3.0080	3.1450	0.3008	0.3145	0.3077	3.8500	20.0	20.0	0.0	0.0	620.0	620.0	620.0	623.85	
6	2.4180	2.3930	5.4364	5.7091	3.0184	3.3161	0.3018	0.3316	0.3167	8.3500	20.0	20.0	0.0	0.0	640.0	640.0	640.0	648.35	
7	2.3709	2.3825	5.5400	5.7280	3.1691	3.3455	0.3169	0.3346	0.3257	13.8500	20.0	20.0	0.0	0.0	600.0	600.0	600.0	613.85	
8	2.4460	2.3554	5.5582	5.6165	3.1122	3.2611	0.3112	0.3261	0.3187	9.3500	20.0	20.0	0.0	0.0	640.0	640.0	640.0	649.35	
9	2.3760	2.4275	5.5500	5.6870	3.1740	3.2595	0.3174	0.3260	0.3217	10.3500	20.0	20.0	0.0	0.0	650.0	650.0	650.0	660.35	
10	2.3723	2.3507	5.6387	5.5910	3.2664	3.2403	0.3266	0.3240	0.3253	11.1200	20.0	20.0	0.0	0.0	680.0	680.0	680.0	691.12	
11	2.4112	2.3850	5.4191	5.4830	3.0079	3.0980	0.3008	0.3098	0.3053	3.1800	20.0	20.0	0.0	0.0	580.0	580.0	580.0	583.18	
12	2.3881	2.3713	5.4467	5.3861	3.0586	3.0148	0.3059	0.3015	0.3037	1.6650	20.0	20.0	0.0	0.0	670.0	670.0	670.0	671.67	
13	2.3657	2.3577	5.4771	5.4670	3.1114	3.1093	0.3111	0.3109	0.3110	5.4500	20.0	20.0	0.0	0.0	650.0	650.0	650.0	655.45	

**ตารางที่ ก-4 แสดงค่าความขาวสว่างของเยื่อ**

Batch No.	Handsheet No.										ISO Brightness (%)
	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	
1	22.04	22.07	21.89	22.18	22.04	22.11	22.04	21.89	21.98	21.97	22.02
2	25.33	25.92	26.14	25.33	25.42	26.10	26.12	25.74	25.40	25.48	25.70
3	22.97	23.07	23.02	22.99	22.96	23.15	23.15	23.15	22.88	23.09	23.04
4	27.98	28.04	28.22	27.55	28.27	28.07	28.61	28.47	27.75	27.80	28.08
5	22.63	22.47	22.21	22.51	22.30	22.15	22.19	22.08	22.27	22.21	22.30
6	23.13	23.33	23.18	22.94	22.89	22.85	22.75	22.73	23.01	22.94	22.98
7	23.98	23.59	22.51	23.01	23.31	23.71	23.00	23.12	22.87	22.51	23.16
8	21.79	23.41	23.35	23.55	23.49	23.39	21.76	21.73	21.82	21.55	22.58
9	23.04	23.25	23.17	23.14	22.79	23.09	23.13	23.48	23.34	23.25	23.17
10	23.98	23.59	24.51	24.99	22.96	23.15	22.19	23.08	22.27	23.82	23.45
11	29.22	29.55	28.27	29.05	29.10	28.12	28.74	27.98	29.04	29.22	28.83
12	22.21	22.40	21.60	22.15	22.89	22.58	22.97	22.30	23.41	22.51	22.50
13	24.33	24.42	24.33	25.92	25.40	25.48	25.07	24.02	25.15	24.15	24.83

ตารางที่ ก-5 แสดงค่าชนีความต้านแรงดึงขาด

Batch No.	Handsheet No.										X	Tensile	Tensile index (kN.m/kg)
	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10			
1	24.66	23.69	27.35	31.01	30.04	23.69	24.42	27.84	26.13	30.28	26.91	654	246.15
2	32.23	37.12	38.34	26.62	21.49	25.64	31.99	31.26	29.79	37.12	31.16	654	296.34
3	22.47	22.22	21.98	21.73	21.98	26.86	23.44	21.73	25.15	21.98	22.95	654	236.27
4	36.63	31.75	28.57	28.08	31.01	36.87	33.94	31.99	30.28	27.84	31.70	654	283.37
5	36.63	31.00	33.46	32.20	35.16	35.40	35.16	35.40	31.75	34.43	34.06	654	308.80
6	26.62	26.42	27.15	28.66	27.10	28.89	26.86	28.64	27.10	26.62	27.41	654	270.64
7	34.43	35.41	31.99	33.94	34.19	36.63	35.41	36.39	32.48	33.94	34.48	654	306.38
8	30.04	31.75	31.99	32.97	31.16	34.12	31.99	30.19	31.99	30.03	31.62	654	292.45
9	27.70	26.62	26.44	25.40	28.42	26.62	27.70	28.90	25.42	28.18	27.14	654	256.75
10	26.66	25.69	27.35	27.01	27.01	24.69	24.42	25.00	26.10	24.07	25.80	654	248.73
11	35.63	35.00	34.46	35.20	36.16	35.40	35.16	35.40	35.75	36.43	35.46	654	337.95
12	22.47	22.22	24.98	23.73	23.98	26.86	23.44	23.73	25.15	25.98	24.25	654	230.79
13	28.63	31.75	28.57	28.08	29.01	26.87	28.94	31.99	29.28	27.84	29.10	654	279.68

ตารางที่ ก-6 แสดงค่าชนีความต้านแรงดันทะลุขาด

Batch No.	Handsheet No.										Burst (kPa)	Burst index (kPa.m <sup>2</sup> /g)
	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10		
1	115.0	106.1	104.7	101.0	114.2	104.3	113.2	114.9	115.1	114.6	110.3	1.54
2	105.3	124.5	123.2	111.2	110.2	121.9	122.3	122.5	112.2	107.1	116.0	1.69
3	108.4	101.9	113.7	115.0	112.7	115.9	124.6	124.6	101.5	105.3	112.4	1.77
4	125.1	129.2	111.6	115.4	114.7	115.4	110.9	145.2	121.6	121.6	121.1	1.66
5	146.6	119.5	118.1	129.9	134.4	138.6	131.7	131.0	131.7	127.8	130.9	1.82
6	128.8	117.6	116.0	135.9	117.6	117.1	114.5	119.1	128.9	128.6	122.4	1.85
7	134.4	112.9	130.6	150.3	136.2	148.6	142.1	131.7	134.8	152.8	137.4	1.87
8	131.7	137.9	130.3	130.6	137.2	128.5	126.8	129.9	120.2	111.9	128.5	1.82
9	132.3	131.5	115.0	132.1	124.9	129.2	126.6	120.0	128.4	121.9	126.2	1.83
10	105.3	117.5	123.2	111.2	110.2	121.9	112.3	112.5	112.2	107.1	113.3	1.67
11	126.6	119.5	118.1	129.9	124.4	118.6	121.7	131.0	131.7	127.8	124.9	1.82
12	122.6	119.5	118.1	125.9	114.4	118.6	111.7	111.0	111.7	117.8	117.1	1.70
13	128.8	117.6	116.0	135.9	117.6	117.1	114.5	119.1	125.9	128.6	122.1	1.79

ตารางที่ ก-7 แสดงค่าดัชนีความต้านแรงนิ่กขาด

Batch No.	Handsheet No.										Pan / Area (gf)	g.mN	$\bar{X}$	Factor of pendulum (mN)	Tear index (N.m <sup>2</sup> /kg)
	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10					
1	18.0	18.0	18.0	18.0	20.0	20.0	20.0	21.0	21.0	4.0	9.81	19.40	761.26	10.65	
2	17.0	17.0	17.0	18.0	18.0	19.0	19.0	19.0	19.0	4.0	9.81	18.20	714.17	10.39	
3	15.0	15.0	15.0	15.0	15.0	15.0	20.0	20.0	20.0	4.0	9.81	17.00	667.08	10.50	
4	20.0	20.0	20.0	20.0	22.0	22.0	22.0	25.0	25.0	4.0	9.81	22.10	867.20	11.85	
5	19.0	19.5	19.5	19.5	20.0	20.0	20.0	21.5	21.5	4.0	9.81	20.05	786.76	10.91	
6	18.0	18.0	18.0	18.0	18.5	18.5	18.5	19.0	19.0	4.0	9.81	18.45	723.98	10.93	
7	18.0	18.0	19.0	19.5	19.5	20.0	20.0	20.5	21.0	4.0	9.81	19.65	771.07	10.48	
8	18.0	18.0	19.0	19.0	20.0	20.0	20.0	20.0	20.0	4.0	9.81	19.40	761.26	10.76	
9	17.0	17.0	17.0	17.5	17.5	18.0	18.5	19.0	19.0	20.0	4.0	9.81	18.05	708.28	10.25
10	16.0	16.0	16.0	16.0	17.0	17.0	17.5	17.5	18.0	18.0	4.0	9.81	16.90	663.16	9.78
11	20.0	20.0	20.0	21.0	21.0	21.0	21.0	22.0	22.0	4.0	9.81	21.00	824.04	12.01	
12	16.0	16.0	16.0	18.0	18.0	18.0	18.0	19.0	19.0	4.0	9.81	17.70	694.55	10.11	
13	18.0	18.0	19.0	19.0	19.0	19.0	19.0	19.0	20.0	21.0	4.0	9.81	19.10	749.48	11.02

## ภาคผนวก ข

การเตรียมสารเคมีและวิธีคำนวณต่างๆ เกี่ยวกับการขึ้นแพ่นกระดาษ

## การเตรียมสาร

การเตรียมสารเคมีที่ใช้ในการทดสอบ Kappa Number ตามมาตรฐาน TAPPI USEFUL METHOD 246  
สูตรที่ใช้คำนวนน้ำหนักที่ใช้เพื่อให้ได้ค่าค่านอร์มาลิตี (N)[25]

$$\text{น้ำหนักของสาร(g)} = \text{ค่านอร์มาลิตี (N)} \times \text{ปริมาตร (L)} \times \text{น้ำหนักสมมูล}$$

\*\* น้ำหนักสมมูลของสาร คือ มวล โอมเลกุลของสารหารด้วยจำนวนครั้งการแตกตัวของอะลีกตรอน

### 1. การเตรียมสารละลายนามาตรฐาน $\text{KMnO}_4$ ความเข้มข้น 0.1 N

จากสูตรความสัมพันธ์ค่านอร์มาลิตี (N) ต้องการเตรียมสารละลายนามาตรฐาน  $\text{KMnO}_4$  ความเข้มข้น 0.1 N ปริมาตร 1000 มิลลิลิตร  $\text{KMnO}_4$  มีมวล โอมเลกุล 158.04 มีจำนวน 5 สมมูล สามารถหาน้ำหนักสารที่ต้องใช้เพื่อให้ได้สารละลายนามาตรฐาน  $\text{KMnO}_4$  ความเข้มข้น 0.1 N คือ

$$\text{จากสูตรน้ำหนักของสาร} = \text{ค่านอร์มาลิตี (N)} \times \text{ปริมาตร (L)} \times \text{น้ำหนักสมมูล}$$

$$= 0.1 \times 1.0 \times \left( \frac{158.04}{5} \right)$$

$$= 3.16 \text{ g}$$

จะนั้นต้องทำการซั่งสาร  $\text{KMnO}_4$  จำนวน 3.16 g ลงในขวดวัดปริมาตร 1000 mL ผสมให้เข้ากันแล้วเทใส่ขวดเก็บสารสีเขียวจากสารละลายนามาตรฐาน  $\text{KMnO}_4$  จะถ่ายตัวในแสงอาจทำให้ความเข้มข้นผิดพลาดได้

### 2. การเตรียมสารละลายนามาตรฐาน $\text{H}_2\text{SO}_4$ ความเข้มข้น 4.0 N

จากสูตรความสัมพันธ์ค่านอร์มาลิตี (N) ต้องการเตรียมสารละลายนามาตรฐาน  $\text{H}_2\text{SO}_4$  ความเข้มข้น 4.0 N ปริมาตร 1000 มิลลิลิตร  $\text{H}_2\text{SO}_4$  มีมวล โอมเลกุล 98 แตกตัว 2 ครั้ง สามารถหาน้ำหนักสารที่ต้องใช้เพื่อให้ได้สารละลายนามาตรฐาน  $\text{H}_2\text{SO}_4$  ความเข้มข้น 4 N คือ

$$\text{จากสูตรน้ำหนักของสาร} = \text{ค่านอร์มาลิตี (N)} \times \text{ปริมาตร (L)} \times \text{น้ำหนักสมมูล}$$

$$= 4 \times 1.0 \times \left( \frac{98}{2} \right)$$

$$= 196 \text{ g}$$

แต่สาร  $\text{H}_2\text{SO}_4$  เป็นของเหลวจึงต้องหาเป็นปริมาตรสารละลายนามาตรฐาน  $\text{H}_2\text{SO}_4$  เข้มข้น 97%

จาก น้ำ 100 g มี  $\text{H}_2\text{SO}_4$  97 g

$$\text{ถ้าต้องการ } \text{H}_2\text{SO}_4 \text{ 196 g} \quad \text{ต้องปีเปดมา} = \frac{196 \times 100}{97}$$

$$= 202.06 \text{ g}$$

$$\begin{aligned}
 \text{สาร H}_2\text{SO}_4 \text{ มีความหนาแน่น } 1.84 \text{ เพาะະນັ້ນຈາກປະມາຕົມ (V)} &= \frac{\text{น้ำหนัก (g)}}{\text{ความหนาแน่น (D)}} \\
 &= \frac{202.06}{1.84} \\
 &= 109.82 \text{ mL}
 \end{aligned}$$

ทำการปั๊บสารละลาย  $\text{H}_2\text{SO}_4$  เข้มข้น 97% จำนวน 109.82 mL ลงในขวดวัดປະມາຕົມขนาด 1000 mL ผสมให้เข้ากัน

### 3. การเตรียมสารละลายน้ำตาล KI ความเข้มข้น 1.0 N

จากสูตรความสัมพันธ์ค่านอร์มาลิตี (N) ต้องการเตรียมสารละลายน้ำตาล KI ความเข้มข้น 1.0 N ปริมาณ 1000 มิลลิลิตร KI มีมวลโมเลกุล 166 แตกตัว 1 ครั้ง สามารถหาหน้างานสารที่ต้องใช้เพื่อให้ได้สารละลายน้ำตาล KI ความเข้มข้น 1.0 N คือ

$$\begin{aligned}
 \text{จากสูตรหน้างานของสาร} &= \text{ค่านอร์มาลิตี (N)} \times \text{ปริมาณ (L)} \times \text{หน้างานสมมูล} \\
 &= 1 \times 1.0 \times 166 \\
 &= 166 \text{ g}
 \end{aligned}$$

จะน้ำหนักต้องทำการซั่งสาร KI จำนวน 166 g ลงในขวดวัดປະມາຕົມ 1000 mL ผสมให้เข้ากัน

### 4. การเตรียมสารละลายน้ำตาล Na<sub>2</sub>S<sub>2</sub>O<sub>3</sub> ความเข้มข้น 0.2 N

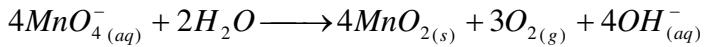
จากสูตรความสัมพันธ์ค่านอร์มาลิตี (N) ต้องการเตรียมสารละลายน้ำตาล Na<sub>2</sub>S<sub>2</sub>O<sub>3</sub> ความเข้มข้น 0.2 N ปริมาณ 500 มิลลิลิตร Na<sub>2</sub>S<sub>2</sub>O<sub>3</sub> มีมวลโมเลกุล 248.18 แตกตัว 2 ครั้ง สามารถหาหน้างานสารที่ต้องใช้เพื่อให้ได้สารละลายน้ำตาล Na<sub>2</sub>S<sub>2</sub>O<sub>3</sub> ความเข้มข้น 0.2 N คือ

$$\begin{aligned}
 \text{จากสูตรหน้างานของสาร} &= \text{ค่านอร์มาลิตี (N)} \times \text{ปริมาณ (L)} \times \text{หน้างานสมมูล} \\
 &= 0.2 \times 0.5 \times \frac{248.18}{2} \\
 &= 12.4 \text{ g}
 \end{aligned}$$

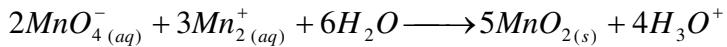
จะน้ำหนักต้องทำการซั่งสาร Na<sub>2</sub>S<sub>2</sub>O<sub>3</sub> จำนวน 12.4 g ลงในขวดวัดປະມາຕົມ 500 mL ผสมให้เข้ากัน

### การใช้โพแทสเซียมเบอร์แมงกานेटเป็นสารละลายน้ำตาล [26]

โพแทสเซียมเบอร์แมงกานेटเป็นสารที่ใช้เป็นน้ำตาลปูนภูมิไม่ได้เนื่องจากไม่สามารถทำให้สารนี้บูรชุบได้ เพราะจะมี MnO<sub>2</sub> บนอยู่ตลอดเวลา แม้แต่น้ำกลั่นที่ละลายสารนี้ก็มีสารที่เป็นตัวเรticulateปูนอยู่เล็กน้อย เช่น สารประกอบทางอินทรีย์ที่เลือดออกมายังกระบวนการไอออนเอกสารชัน (ion exchange) ในการทำน้ำกลั่น สารนี้จะทำปฏิกิริยากับ KMnO<sub>4</sub> แล้วทำให้เกิด MnO<sub>2</sub> และนอกจากนี้ถ้าเก็บสารละลายน้ำโพแทสเซียมเบอร์แมงกานेटไว้นานๆ จะเกิดการสลายตัวแบบ autodecomposition ขึ้น

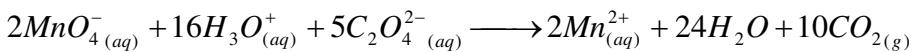


ถ้ามี  $Mn_2^+$  ปนอยู่ในสารละลายนี่เปอร์เมงกานे�ตทำให้เปลี่ยนเป็น  $MnO_2$



การเปลี่ยนแปลงแบบนี้จะเกิดขึ้นช้าๆสารละลายนีที่เป็นกรด แต่จะเกิดเร็วขึ้นถ้าสารละลายนี่เป็นกําลัง ด้วยเหตุดังกล่าวมาแล้วข้างต้น เราจึงไม่เตรียมสารละลายนีเปอร์เมงกานे�ตจาก  $KMnO_4$  ที่บริสุทธิ์แบบบริโภคเกรด แต่เราจะใช้โพแทสเซียมเปอร์เมงกานे�ตที่มีสบายน้ำที่หัวไปมาละลายน้ำกลั่นแล้วต้มบนชามอังน้ำ (water bath) ประมาณ 1 ชั่วโมง แล้วกรองบนซินเทอร์กลาสเบอร์ 4 หรือกระดาษกรองวอทแมนเบอร์ 42 ถ้าไม่ต้มสารละลายนี่จะต้องทิ้งสารละลายนี่ไว้ 2-3 วันก่อนการทดลองสารละลายนีเปอร์เมงกานे�ตควรเก็บไว้ในขวดสีน้ำตาลที่มีจุกแก้วอุดสารละลายนีเปอร์เมงกานे�ตที่มีถูกที่เป็นกรดหรือเบสก่อนข้างจะอยู่ตัวน้อยกว่าสารละลายนี่ที่มีถูกที่เป็นกําลัง

การหาความเข้มข้นของสารละลายนีเปอร์เมงกานे�ต ทำได้โดยนำมาไทยเทรตกับสารละลายน้ำตรฐานโซเดียมออกไซเดต ( $Na_2C_2O_4$ ) ซึ่งเป็นสารมาตรฐานปัจจุบัน



จากสมการเราสามารถหาความสัมพันธ์ได้ดังนี้

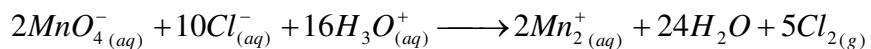
$$\text{จำนวนโมลของ } KMnO_4 / \text{จำนวนโมลของ } Na_2C_2O_4 = 2 / 5$$

การหาความเข้มข้นสารละลายนีเปอร์เมงกานे�ต สำหรับการทดลองนั้นจะแทนค่าหาความเข้มข้นได้ดังนี้

$$[\text{ความเข้มข้น } KMnO_4 \text{ M} \times \text{ปริมาตร } KMnO_4 \text{ ml (ไทยเตอร์)}] / [0.05 \text{ M} \times 25 \text{ ml}] = 2 / 5$$

ค่าความเข้มข้นที่ได้เป็นหน่วย โมล/ลิตร เมื่อคูณด้วย 5 (นำหนัก gramm สมมูล) จะได้ค่าในหน่วย นอร์มัล (N)

ในการวิเคราะห์แร่เหล็ก แร่เหล็กจะต้องถูกเริ่ดิวส์ให้เป็นไอร์อน(II) หมดโดยสารละลายนีทิน(II)คลอไรด์ สารละลายนี่ได้หลังจากการเริ่ดิวส์จะมีปริมาณของคลอไรด์อยู่มาก ถ้านำมาไทยเทรตกับสารละลายนีเปอร์เมงกานे�ต คลอไรด์จะทำปฏิกิริยากับ  $MnO_4^-$  ด้วย



ผลก็คือทำให้เราต้องใช้ปริมาณของโพแทสเซียมเปอร์แมงกานेटมากกว่าความเป็นจริง ซึ่มเมอร์มานน์ (Zimmermann) ได้เสนอข้อแก้ไขอันนี้โดยการเติมแมงกานีส (II) ลงไประบในสารละลายแมงกานีส (II) จะไปทำให้ริดักชันโพเทนเชียล (reduction potential) ของปฏิกิริยา  $MnO_4^-$  ไปเป็น  $Mn_2^+$  เปลี่ยนแปลงไปจนไม่สามารถที่จะออกซิไดส์คลอไรด์ไออกอนให้กลายเป็นกําชคลอริน

ในปฏิกิริยาออกซิเดชันของไօร์อ่อน (II) จะทำให้เกิดไօร์อ่อน (III) ขึ้น ซึ่งสารนี้มีสีเหลืองและทำให้การหาจุดติดตามากขึ้น เรนharด์ (Reinhardt) เสนอข้อแก้ไขอันนี้โดยการเติมสารละลายกรดฟอสฟอริกลงไประบเพื่อทำให้เกิดไօอกอนเชิงช้อนของเหล็ก (Iron-phosphate complex ion) ที่ไม่มีสี ดังนั้นสารละลายซึ่งประกอบด้วยแมงกานีส (II) และกรดฟอสฟอริกที่ใช้ในการไหเทรตทาปริมาณของเหล็กจึงถูกเรียกว่า สารละลายป้องกันของซิมเมอร์มานน์-เรนharด์ (Zimmermann-Reinhardt Preventive Solution)

### การเตรียมสารละลายโพแทสเซียมเปอร์แมงกานेट

#### การเตรียม $KMnO_4$ 0.1 N

ชั้ง  $KMnO_4$  ประมาณ 3.2-3.25 g ในบีกเกอร์ 1500 mL

เติมน้ำกลั่น 1000mL

ปิดบีกเกอร์ด้วยกระดาษพิกากให้ความร้อนถึงจุดเดือด 15-30 นาที

ตั้งให้เย็นที่อุณหภูมิห้อง

กรองด้วยกระดาษกรองเบอร์ 42

เก็บสารละลายในภาชนะที่ทำความสะอาดด้วยกรด Chromic แล้วล้างด้วยน้ำกลั่นอีกที

เก็บสารละลายในขวดลีชา

## การหาความเข้มข้นของสารละลายโพแทสเซียมเพอร์เมกานेट

มีสารที่เป็นมาตรฐานปัจจุบันมีอยู่ชนิด ที่ใช้ในการหาความเข้มข้นของสารละลายโพแทสเซียมเพอร์เมกานे�ต ที่นิยมใช้กันมาก คือ โซเดียมออกชาเลต ( $\text{Na}_2\text{C}_2\text{O}_4$ ) แต่เราไม่นิยมใช้กรดออกชาลิก ( $\text{H}_2\text{C}_2\text{O}_4$ ) เนื่องจากสารนี้เป็นผลึกที่มีจำนวนไม่เท่ากันของน้ำผลึกไม่แน่นอน ในการไห้เกรตสารละลาย  $\text{Na}_2\text{C}_2\text{O}_4$  ด้วยสารละลายโพแทสเซียมเพอร์เมกานे�ตตามวิธีเดิมนั้น ต้องทำสารละลาย  $\text{Na}_2\text{C}_2\text{O}_4$  ในสารละลายกรดให้มีอุณหภูมิ 80-90 องศาเซลเซียส เสียก่อน แล้วจึงเติมสารละลายโพแทสเซียมเพอร์เมกานे�ตลงไปอย่างช้า (10-15 ลูกบาศก์เซ็นติเมตร ต่อนาที) โดยทำให้สารละลายที่ได้มีอุณหภูมิไม่ต่างกว่า 60 องศาเซลเซียส ต่อมาเฟาเลอร์ (Fowler) และไบรต์ (Bright) ได้แสดงให้เห็นว่าการทดลองแบบเดิมนั้นจะให้ผลสูงกว่าความเป็นจริง 0.10-0.45 เพอร์เซ็นต์ทั้งสอง ได้เสนอวิธีการไห้เกรตสารละลายโซเดียมออกชาเลตกับสารละลายโพแทสเซียมเพอร์เมกานे�ตใหม่ โดยเติมสารละลายโพแทสเซียมเพอร์เมกานे�ตให้มีปริมาณ 90-95 เพอร์เซ็นต์ ของปริมาณที่ใช้ทั้งหมดลงในสารละลายโซเดียมออกชาเลตที่มีอยู่ในกรด 1.0 ฟอร์มัล (F)  $\text{H}_2\text{SO}_4$  ด้วยอัตราเร็ว 25-30 ลบ.ซม ต่อนาทีที่อุณหภูมิห้อง ตั้งทิ้งไว้จนสีเข้มพูดางหายไป แล้วทำให้สารละลายมีอุณหภูมิระหว่าง 55-60 องศาเซลเซียส นำเอาไปไห้เกรตต่อไปกับสารละลายโพแทสเซียมเพอร์เมกานे�ต จนถึงจุดหยุด

แต่ถ้าการไห้เกรตแบบเฟาเลอร์และไบรต์ไม่สะดวกแก่การทดลอง เราอาจจะคัดแปลงการไห้เกรตแบบเดิมมาใช้ก็ได้ โดยทำให้อุณหภูมิของสารละลาย  $\text{Na}_2\text{C}_2\text{O}_4$  ในกรดมีอุณหภูมิประมาณ 80 องศาเซลเซียส แล้วจึงนำไปไห้เกรตอย่างช้าๆ (10-15 ลูกบาศก์เซ็นติเมตรต่อนาที) จนได้สารละลายที่มีสีเข้มพูดองที่จุดหยุด

### รีเอยนต์

- สารละลายโพแทสเซียมเพอร์เมกานे�ตเข้มข้น 0.02 ฟอร์มัล

ละลาย  $\text{KMnO}_4$  หนัก 1.6 กรัมในน้ำกลั่น 500 ลูกบาศก์เซ็นติเมตร แล้วต้มบนชามอังน้ำที่อุณหภูมิ 90 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 1 ชั่วโมง แล้วทำให้สารละลายที่ได้เย็นลงถึงอุณหภูมิห้อง แล้วกรองเอ่าตะกอนออกด้วยกระดาษ濾布เบอร์ 42 หรือชินเตอร์ก拉斯เบอร์ 4

- สารละลาย 2.0 ฟอร์มัล  $\text{H}_2\text{SO}_4$

- สารละลายน้ำตรฐานปัจจุบันโซเดียมออกชาเลต

นำ  $\text{Na}_2\text{C}_2\text{O}_4$  ชนิดรีเอยนต์เกรดหรือแอนาลาร์เกรดไปอบแห้งในเตาอบที่อุณหภูมิ 105-110 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 2 ชั่วโมง แล้วทำให้เย็นในเดซิคเคเตอร์ นำมาชั่งให้ได้น้ำหนักที่แน่นอน และไกล์เคียงกับ 0.67 กรัม ละลายโซเดียมออกชาเลตในบวดดัลปริมาตรขนาด 100 ลูกบาศก์เซ็นติเมตร เติมน้ำกลั่นจนได้สารละลาย 100 ลูกบาศก์เซ็นติเมตร คำนวณหาความเข้มข้นที่แน่นอนของสารละลายน้ำตรฐานโซเดียมออกชาเลต

### วิธีทดลอง

- ปั๊เปตสารละลายน้ำด้วยน้ำอุ่น 25 ลูกบาศก์เซ็นติเมตร ใส่ลงในขวดรูปกรวยขนาด 250 ลูกบาศก์เซ็นติเมตร เติมสารละลาย 2.0 ฟอร์มัล  $H_2SO_4$  ปริมาตร 75 ลูกบาศก์เซ็นติเมตร และนำกลับเข้าสู่ปริมาตร 50 ลูกบาศก์เซ็นติเมตร เขย่าให้เข้ากัน
- นำสารละลายที่ได้ไปไห้เทรตกับสารละลายโพแทสเซียมเพอร์แมงกานาเจนจากบิวเรต ด้วยอัตราเริ่ว 25-35 ลูกบาศก์เซ็นติเมตร ต่อน้ำที่พร้อมทั้งเข้าสารละลายอยู่แล้ว จนสีชมพูอ่อนเกิดขึ้นในสารละลาย และวางทิ้งไว้จนสีชมพูอ่อนเกิดขึ้นในสารละลาย และวางทิ้งไว้จนสีชมพูไม่จางหายไป
- นำสารละลายที่ได้ออกน้ำด้วยน้ำอุ่น 50-60 องศาเซลเซียส จนสีชมพูของสารละลายจางหายไปแล้วนำมาไห้เทรตกับสารละลายโพแทสเซียมเพอร์แมงกานาเจนจากบิวเรตต่อทันที จนสารละลายกลা�ยไปเป็นสีชมพูอ่อนอีกครั้ง และไม่จางหายไปภายในเวลา 30 วินาที
- คำนวณหาความเข้มข้นของสารละลายโพแทสเซียมเพอร์แมงกานาเจน โดยอาศัยมวลสารสัมพันธ์จากการข้างต้นที่กล่าวมาแล้ว

### การ Standardization หาความเข้มข้นที่แน่นอนของ $KMnO_4$

อบ Sodium Oxalate ( $Na_2C_2O_4$ ) ที่อุณหภูมิ  $105-110^{\circ}C$  เป็นเวลา 2 ชั่วโมง

ทำให้เย็นโดยนำไปใส่ไว้ใน Desiccator

ชั่ง Sodium Oxalate ที่แห้งประมาณ 0.3 g ในบีกเกอร์ 600 mL

เติมน้ำกลั่น 240 mL และ Conc. $H_2SO_4$  12.5 mL  
(หรือ 2 N  $H_2SO_4$  250 mL)

ทำให้เย็นที่อุณหภูมิ  $25-30^{\circ}C$  กวนเบาๆจน Oxalate ละลายหมด

เติมสารละลาย 0.1 N  $KMnO_4$  90-95% ลงในบิวเรต

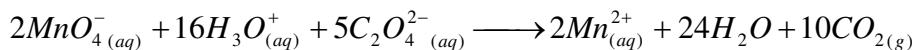
ปล่อยสารละลายประมาณ  $25-35 \text{ cm}^3$  / นาที

กวนช้าๆและให้ความร้อนจนถึงประมาณ  $55-60^{\circ}C$

ไห้เทรต (ขยะร้อน) จนสารละลายเป็นสีชมพูอ่อนนาน 30 วินาที

การคำนวณหาความเข้มข้นของสารละลายโพแทสเซียมเปอร์เมงกานेट โดยอาศัยมวลสารสัมพันธ์

การหาความเข้มข้นของสารละลายโพแทสเซียมเปอร์เมงกานेट ทำได้โดยนำมาไทยเรตกับสารละลายมาตราฐานโซเดียมออกซาเลต ( $\text{Na}_2\text{C}_2\text{O}_4$ ) ซึ่งเป็นสารมาตรฐานปัจจุบัน



จากสมการเรساามารถหามวลสารสัมพันธ์ได้ดังนี้

จำนวนโมลของ  $\text{KMnO}_4$  / จำนวนโมลของ  $\text{Na}_2\text{C}_2\text{O}_4 = 2 / 5$  หรือ

$\text{KMnO}_4$  2 Mole ทำปฏิกิริยาพอดีกับ  $\text{Na}_2\text{C}_2\text{O}_4$  5 Mole

ค่าความเข้มข้นที่ได้เป็นหน่วย โมล/ลิตร เมื่อคูณด้วย 5 (น้ำหนักกรัมสมมูล) จะได้ค่าในหน่วย นอร์มัล (N)

จากสูตร

$$\text{Mole} = \frac{\text{น้ำหนัก (กรัม)}}{\text{มวล โมเลกุล (กรัม)}} ;$$

$$\text{Mole} = \frac{\text{g}}{\text{MW}}$$

จากการทดลองชั่ง  $\text{Na}_2\text{S}_2\text{O}_3$  นา 0.355 กรัม คิดเป็น

$$\text{Mole} = \frac{0.355 \text{ (กรัม)}}{158 \text{ (กรัม)}} = 2.25 \times 10^{-3}$$

จากการไทรเตรต ใช้ปริมาณ  $\text{KMnO}_4$  38 ml

$$\begin{array}{lcl} \text{ดังนั้น } \text{Na}_2\text{S}_2\text{O}_3 & 5 & \text{Mole ทำปฏิกิริยาพอดีกับ } \text{KMnO}_4 \\ \text{ถ้า } \text{Na}_2\text{S}_2\text{O}_3 & 2.25 \times 10^{-3} \text{ Mole ทำปฏิกิริยาพอดีกับ } \text{KMnO}_4 & \frac{2 \times 2.25 \times 10^{-3}}{5} \\ & & = 8.98 \times 10^{-4} \text{ Mole} \end{array}$$

หาความเข้มข้นของสารละลาย  $\text{KMnO}_4$  ในหน่วย Mole / L

$$\text{จาก } \text{KMnO}_4 \quad 38 \text{ mL คิดเป็น} \quad 8.98 \times 10^{-4} \text{ Mole}$$

$$\text{ถ้า } \text{KMnO}_4 \quad 1000 \text{ mL คิดเป็น} \quad \frac{8.98 \times 10^{-4} \times 1000}{38} = 0.02 \text{ Mole / L}$$

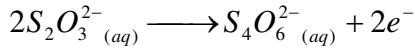
หาความเข้มข้นของสารละลาย  $\text{KMnO}_4$  ในหน่วยนอร์มัล (N)

ความเข้มข้นของสารละลาย  $\text{KMnO}_4$  0.02 Mole / L คิดเป็น  $0.02 \times 5 = 0.1$  นอร์มัล (N)

เพราะจะนั้น สารละลาย  $\text{KMnO}_4$  มีความเข้มข้น 0.1 นอร์มัล (N)

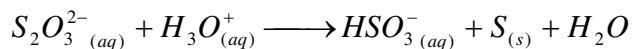
### โซเดียมไทโอชัลเฟต (Sodium thiosulphate $\text{Na}_2\text{S}_2\text{O}_3 \cdot 5\text{H}_2\text{O}$ ) กับการเป็นสารละลายมาตรฐาน

สารนี้นิยมเรียกในชื่อว่า ไฮโป (hypo) เป็นสารที่อยู่ตัว แต่เนื่องจากจำนวนโมเลกุลของนำ้ พลีกไม่แน่นอน เราจึงไม่ใช้สารนี้เป็นสารมาตรฐานปัจจุบัน ครึ่งปีกิริยาของการรีดิวส์ของสารนี้ คือ



การไห้เทเรต ไอโอดีนด้วยสารละลายไทโอชัลเฟต ควรกระทำในสารละลายที่เป็นกลางหรือสารละลายที่เป็นกรดเจือจาง ปกติประมาณ 2.0 พอร์มัล  $\text{HCl}$  แต่ถ้าความเข้มข้นของกรดสูงกว่านี้ อาจทำให้เกิดการสลายตัวของไทโอชัลเฟตได้

สารละลายโซเดียมไทโอชัลเฟต เตรียมได้โดยละลายสารนี้ในน้ำกลั่นที่ได้ด้วยการบูนไอออกไซด์ออกแล้ว แต่ถ้าในสารละลายมีก๊าซคาร์บอน ไอออกไซด์ละลายอยู่ จะทำให้เกิดการสลายตัวของไทโอชัลเฟต

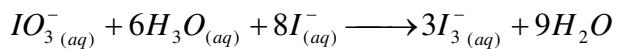


นอกจากนี้ การสลายตัวอาจจะเกิดจากปฏิกิริยาของบักเตรีในสารละลายได้ถ้าตั้งทิ้งไว้เป็นเวลานานๆ เพื่อป้องกันการสลายตัวของไทโอชัลเฟต ควรปัจจุบันตั้งนี้

1. ใช้น้ำกลั่นที่ดีมจนเค็อดเตรียมสารละลาย
2. เติม 3 หยดของคลอโรฟอร์ม หรือ 10 มิลลิกรัม ของเมอร์คิวรี (II) ไอโอดีด ( $\text{HgI}_2$ ) ลงในสารละลาย 1 ลิตร
3. อย่าให้สารละลายที่เตรียมถูกแสงสว่างโดยตรง ใช้ภาชนะที่มีสีบรรจุสารละลาย

### สารละลายมาตรฐานโพแทสเซียมไอโอดีต (Potassium iodate, $\text{KIO}_3$ )

สารที่ใช้เป็นสารมาตรฐานปัจจุบัน สำหรับหาความเข้มข้นของสารละลายโซเดียมไทโอชัลเฟต ที่ใช้กันมากได้แก่ โพแทสเซียมไอกไรแมตกับโพแทสเซียมไอโอดีต สารทั้งสองนี้มีสมบัติเป็นตัวออกซิไดส์ ซึ่งจะทำปฏิกิริยากับสารละลายโพแทสเซียมไอโอดีดที่มากเกินพอในสารละลายที่เป็นกรด ให้ไอโอดีนปริมาณของไอโอดีนที่เกิดขึ้นจะขึ้นอยู่กับปริมาณของสารที่เป็นมาตรฐานปัจจุบันที่ใช้ เมื่อนำเอาไอโอดีนที่เกิดขึ้นไปไห้เทเรตกับสารละลายโซเดียมไทโอชัลเฟตอีกทีหนึ่ง ดังนั้นจึงสามารถหาความเข้มข้นของสารละลายโซเดียมไทโอชัลเฟตได้



## 1. วิธีอเจนต์

1.1 สารละลายโซเดียมไอกโซซัลเฟตเข้มข้น 0.1 ฟอร์มัล สารละลายโซเดียมไอกโซซัลเฟต ( $\text{Na}_2\text{S}_2\text{O}_3 \cdot 5\text{H}_2\text{O}$ ) หนัก 25 กรัม ในน้ำกลั่นที่ต้มเดือดแล้วและทำให้เย็นใหม่ๆ เติมโซเดียมคาร์บอนเนตหนัก 0.1 กรัมลงไป แล้วทำให้ปริมาตรของสารละลายเป็น 1 ลิตร การเก็บสารละลายนี้ในขวดสีน้ำตาล และสารละลายนี้ควรไทยเกรดห้าความเข้มข้นก่อนใช้ทุกวัน

1.2 สารละลามาตรฐานโพแทสเซียมไอโอดีตเข้มข้น 1/60 ฟอร์มัล โพแทสเซียมไอโอดีต ( $\text{KIO}_3$ ) ไปทำให้แห้งในเตาอบที่อุณหภูมิ 120 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 2 ชั่วโมง แล้วนำมาทำให้เย็นในเดซิคเคเตอร์ ซึ่งโพแทสเซียมไอโอดีตที่ได้ทำให้น้ำหนักที่แน่นอน และใกล้เคียงกับ 0.356 กรัม ละลายในน้ำกลั่นและทำให้สารละลายมีปริมาตร 100 ลูกบาศก์เซ็นติเมตร ในขวดวัดปริมาตร คำนวณหาความเข้มข้นที่แน่นอนของสารละลายนี้

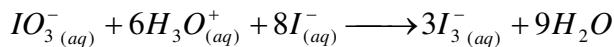
1.3 สารละลายโพแทสเซียมไอโอดีตเข้มข้น 10 กรัม ต่อ 100 ลูกบาศก์เซ็นติเมตร โดยละลายโพแทสเซียมไอโอดีต (KI) ชนิดรีอเจนต์เกรด 10 กรัม ในน้ำกลั่น 100 ลูกบาศก์เซ็นติเมตร

1.4 น้ำแป้ง น้ำแป้งที่ละลายน้ำได้ (soluble starch) หนัก 1.0 กรัม มาละลายในน้ำกลั่นเล็กน้อยคนให้เป็นแป้งเปียกในบีกเกอร์ขนาด 250 ลูกบาศก์เซ็นติเมตร เทน้ำร้อนที่เดือด 100 ลูกบาศก์เซ็นติเมตร ลงไปแล้วคนให้แป้งละลาย ต้มสารละลายที่ได้ 1 นาที แล้วทำการละลายที่ได้ให้เย็น เติมโพแทสเซียมไอโอดีต (KI) หนัก 2 กรัม คนสารละลายที่ได้ให้ผสมกันแล้วเก็บไว้ในขวดที่มีจุกอุด (ถ้าต้องการใช้สารละลายนี้เป็นเวลานานหลายเดือนควรเติมเมอร์คิวรี (II) ไอโอดีด ( $\text{HgI}_2$ ) หนัก 5 มก. แทน KI) ใช้สารละลายน้ำแป้ง 2 ลูกบาศก์เซ็นติเมตร เป็นอินดิเคเตอร์ในการไทยเกรดไอโอดีนแต่ละครั้ง และจะต้องไม่ใส่น้ำแป้งก่อนจนกว่าจะเก็บถึงจุดหยุด เพราะการทำให้การเปลี่ยนแปลงสีเห็นได้ชัด ถ้าเติมน้ำแป้งลงไปในขณะที่ไอโอดีนมีความเข้มข้นสูง ไอโอดีนอาจจะถูกดูดซับบนสารที่มีสี

1.5 สารละลาย  $\text{H}_2\text{SO}_4$  เข้มข้น 1.0 ฟอร์มัล

## 2. วิธีทดลอง

ปฏิบัติสารละลายโพแทสเซียมไอโอดีต 25 ลูกบาศก์เซ็นติเมตร ใส่ในขวดรูปกรวยขนาด 250 ลูกบาศก์เซ็นติเมตร เติมสารละลายโพแทสเซียมไอโอดีตอย่างละ 10 ปริมาตร 10 ลูกบาศก์เซ็นติเมตร และสารละลาย 1.0 ฟอร์มัล  $\text{H}_2\text{SO}_4$  ปริมาตร 5 ลูกบาศก์เซ็นติเมตร นำสารละลายที่ได้มาไทยเกรดกับสารละลายโซเดียมไอกโซซัลเฟตจากบิวเรต詹สารละลายที่ได้มีสีขาว่อน เติมน้ำแป้ง 2 ลูกบาศก์เซ็นติเมตร จะได้สารละลายสีน้ำเงิน นำไปไทยเกรดต่อจนได้สีน้ำเงินอ่อนๆ เก็บจากหอยไปทำการทดลองชำอิกครั้ง ผลที่ได้ไม่ควรแตกต่างกันเกิน 0.1 ลูกบาศก์-เซ็นติเมตร คำนวณหาความเข้มข้นของสารละลายโซเดียมไอกโซซัลเฟตจากสมการข้างล่าง



จากสมการทั้งสองนี้และอาศัยมวลสารสัมพันธ์ เราจะได้

$$\begin{array}{ccc} \text{จำนวน โมลของ } I_3^- & \text{ต่อ } \text{จำนวน โมลของ } KIO_3 & = 3 \text{ ต่อ } 1 \end{array}$$

$$\begin{array}{ccc} \text{จำนวน โมลของ } I_3^- & \text{ต่อ } \text{จำนวน โมลของ } Na_2S_2O_3 & = 1 \text{ ต่อ } 2 \end{array}$$

$$\begin{array}{ccc} \text{ดังนั้น } \text{จำนวน โมลของ } Na_2S_2O_3 \text{ ต่อ } \text{จำนวน โมลของ } KIO_3 & & = 6 \text{ ต่อ } 1 \end{array}$$

การหาความเข้มข้นสารละลายโซเดียมไทโไฮซัลเฟต สำหรับการทดลองนี้จะแทนค่าหาความเข้มข้นได้ดังนี้

ความเข้มข้นของสารละลายโซเดียมไทโไฮซัลเฟต  $x$  ปริมาตรของสารละลายโซเดียมไทโไฮซัลเฟต(ไทเทรต) /  $(1 / 60 F \times 25 \text{ ml}) = 6 / 1$  ค่าความเข้มข้นที่ได้เป็นหน่วย ฟอร์มัล ( $F$ ) เมื่อคูณด้วย 1 (น้ำหนักกรัมสมมูล) จะได้ค่าในหน่วยมอร์มัล ( $N$ )

หน่วยน้ำหนักกรัมตามสูตร (gram formular weight) และความเข้มข้นของสารละลายที่แสดงเป็นฟอร์มัล (Formality)

1. กรัมตามสูตร (gram formular weight, gfw หรือเขียนอย่างย่อเป็น fw)

สารบางชนิดเราไม่ทราบสูตร โมเลกุลเป็นอย่างไร เช่น โซเดียมคลอไรด์ และเกลือของโลหะส่วนใหญ่ ซึ่งประกอบด้วยพันธะอ่อนนิยม โครงสร้างของสารเหล่านี้ต่อเนื่องกันจนไม่ทราบว่า โมเลกุลของสารเหล่านี้เริ่มต้นที่ไหนและสิ้นสุดที่ใด เราจึงไม่ทราบสูตร โมเลกุลที่แน่นอนของสารเหล่านี้ ในกรณีแบบนี้มวลตามสูตร (formula weight) จะถูกนำมาใช้แทนมวล โมเลกุล โดยยึดเอาสูตรอย่างง่าย (empirical formula) มาใช้แทน เมื่อเราแทนค่ามวลอะตอมลงไปในสูตรอย่างง่ายของสาร เราจะได้มวลตามสูตรของสารนั้น จำนวนกรัมตามสูตร (fw) สามารถคำนวณได้ดังนี้

$$\begin{array}{ccc} \text{จำนวนกรัมฟอร์มูลของสาร } X & = & \underline{\text{น้ำหนักของสาร } X \text{ เป็นกรัม}} \\ & & \text{มวลตามสูตรของสาร } X \end{array}$$

$$\begin{array}{ccc} \text{ตัวอย่างเช่น } NaCl \text{ มวลตามสูตร} & = & 22.99 + 35.45 \\ & & = 58.44 \text{ กรัม / fw} \end{array}$$

$$\begin{array}{ccc} \text{ดังนั้น } 1 \text{ fw } \text{ ของ } NaCl \text{ จะมีค่า} & = & 58.44 \text{ กรัม} \end{array}$$

$$\begin{array}{ccc} \text{NaCl } \text{ หนัก } 0.123 \text{ กรัม} & = & 0.123/58.44 \\ & & = 2.10 \times 10^{-3} \end{array}$$

แต่อย่างไรก็ได้ สารที่มีสูตร โมเลกุลที่แน่นอน บางครั้งเรานิยมบอกหน่วยน้ำหนักในรูปของจำนวนกรัมตามสูตรเหมือนกัน เช่น

สาร 1 fw ของ  $H_2$  จะหนัก  $1.008 \times 2 = 2.016$  กรัม

ก้าชไฮโดรเจนหนัก  $100$  กรัม  $= 100/2.016 = 49.603$  fw

## 2. ความเข้มข้นที่แสดงเป็นฟอร์มอล (Formality)

หมายถึงความเข้มข้นที่แสดงถึงจำนวนมวลตามสูตรของตัวถูกละลายในสารละลาย  $1$  ลิตร เช่น NaOH หนัก  $25$  กรัม ละลายในน้ำเป็นสารละลาย  $500$  ลูกบาศก์เซ็นติเมตร ความเข้มข้นของสารละลายหาได้ดังนี้

$$\text{มวลตามสูตรของ NaOH} = 22.99 + 15.999 + 1.008 \\ = 39.997 \text{ กรัม / fw}$$

$$\text{NaOH หนัก } 25 \text{ กรัม} = 25 \text{ กรัม} / (39.997 \text{ กรัม / fw})$$

## วิธีคำนวณต่างๆ เกี่ยวกับการทำแผ่นกระดาษ

### การคำนวณหาค่าความชื้นของทางใบปาล์มน้ำมัน (Moisture Content)

มีสูตรในการคำนวณ ดังนี้

$$\text{ร้อยละของทางใบปาล์มน้ำมัน} = \frac{\text{น้ำหนักทางใบปาล์มน้ำมันหลังอบ} \times 100}{\text{น้ำหนักทางใบปาล์มน้ำมันก่อนอบ}}$$

ค่าที่ได้จากการทำการทดลอง

$$\text{น้ำหนักทางใบปาล์มน้ำมันก่อนอบ} \quad \text{ครั้งที่ } 1 = 151.59 \text{ กรัม}$$

$$\text{ครั้งที่ } 2 = 151.72 \text{ กรัม}$$

$$\text{ครั้งที่ } 3 = 151.37 \text{ กรัม}$$

$$\text{เฉลี่ย} = 151.56 \text{ กรัม}$$

$$\text{น้ำหนักทางใบปาล์มน้ำมันหลังอบ} \quad \text{ครั้งที่ } 1 = 35.10 \text{ กรัม}$$

$$\text{ครั้งที่ } 2 = 35.39 \text{ กรัม}$$

$$\text{ครั้งที่ } 3 = 35.54 \text{ กรัม}$$

$$\text{เฉลี่ย} = 35.34 \text{ กรัม}$$

นำค่าที่ได้เหล่านี้ไปแทนค่าลงในสูตรจะได้

$$\text{ร้อยละของทางใบปาล์มน้ำมัน} = \left( \frac{35.34}{151.56} \right) \times 100$$

$$= 23.32$$

$$\text{ดังนั้น ร้อยละความชื้นของทางใบปาล์มน้ำมัน} = 100 - 23.32 = 76.68$$

## การคำนวนปริมาณทางใบปาล์มน้ำมัน ปริมาณสารแอนทรากวิโนน และสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์

ทางใบปาล์มน้ำมันที่ใช้ในการทดลองนี้ คือ 250 กรัมแห้ง แต่เนื่องจากทางใบปาล์มน้ำมันที่ใช้จริงเป็นทางใบสด จึงต้องมีการคำนวน ปริมาณทางใบปาล์มน้ำมันสดที่ต้องซึ่งในการทดลองจากทางใบปาล์มน้ำมันสด 100 กรัม มีปริมาณทางใบปาล์มน้ำมันแห้งอยู่ 23.32 กรัม

$$\text{ดังนั้น ต้องเตรียมซึ่งทางใบปาล์มน้ำมันสด} = \left( \frac{250}{23.32} \right) \times 100 \\ = 1072.04 \text{ กรัม}$$

ในการทดลองต้องใช้สารแอนทรากวิโนนปริมาณร้อยละ 0.1 ปริมาณสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ที่ใช้มีความเข้มข้นร้อยละ 35 40 และ 45 ต่อน้ำหนักทางใบปาล์มน้ำมันแห้ง 250 กรัม ถ้าใช้ความเข้มข้นโซเดียมไฮดรอกไซด์ร้อยละ 35 ต่อน้ำหนักทางใบปาล์มน้ำมันแห้ง 250 กรัม

$$\text{ดังนั้น ต้องเตรียมซึ่งสารแอนทรากวิโนน} = \frac{0.1 \times 250}{100} \\ = 0.25 \text{ กรัม}$$

$$\text{และ ต้องเตรียมซึ่งโซเดียมไฮดรอกไซด์} = \frac{35 \times 250}{100} \\ = 87.5 \text{ กรัม}$$

ดังนั้นในทำนองเดียวกันถ้าต้องการความเข้มข้นโซเดียมไฮดรอกไซด์ร้อยละ 40 และ 45 ต่อน้ำหนักทางใบปาล์มน้ำมันแห้ง 250 กรัม ต้องเตรียมซึ่งโซเดียมไฮดรอกไซด์เท่ากับ 100 และ 112.5 กรัม ตามลำดับ

ทดลองนำน้ำเปล่าและทางใบปาล์มน้ำมันสดใส่ลงในหม้อต้มเยื่อแล้ว pragajuwa นำจะท่วม (ปริ่มๆ) ทางใบปาล์มน้ำมันสด ต้องใช้ ปริมาณสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ : ปริมาณทางใบปาล์มน้ำมันแห้ง เท่ากับ 14 กรัม : 1 กรัม เพาะะน้ำ ถ้าใช้ทางใบปาล์มน้ำมันแห้ง 250 กรัม ต้องใช้สารละลาย  $250 \times 14 = 3500$  กรัมเนื่องจากความหนาแน่นของน้ำเท่ากับ 1 เพาะะน้ำ ต้องใช้สารละลาย  $3500 \times 76.68 = 2677.96$  มิลลิลิตร แต่เนื่องจากใช้ทางใบปาล์มน้ำมันสด จึงต้องคำนวนปริมาณน้ำที่เติมลงในสารละลาย โดยคิดจากปริมาณความชื้นที่มีอยู่ร้อยละ 76.68 ของน้ำหนักทางใบปาล์มน้ำมัน

ดังนั้น ทางใบปาล์มน้ำมันทั้งหมด 1072.04 กรัม มีความชื้นอยู่ทั้งหมด

$$= \frac{76.68 \times 1072.04}{100} \\ = 822.0403 \text{ กรัม}$$

ต้องเติมน้ำเพิ่มอีก  $3500.00 - 822.04 = 2677.96$  มิลลิลิตร

เพรະະນັ້ນ ໃນກາຮທດລອງນີ້ຕ້ອງຂ່າງ ທາງໃບປາລົມນຳມັນສົດທັງໝາດ 1072.04 ກຣັມ ໃຊ້ ສາຮລະລາຍໂຫຼເດີມໄອຄຣອກໄຫດ໌ ໂດຍໃນແຕ່ລະກາຮທດລອງຕ້ອງຂ່າງຂອງແບ່ງໂຫຼເດີມໄອຄຣອກໄຫດ໌ 87.5, 100 ແລະ 112.5 ກຣັມ ຕາມກາຮທດລອງທີ່ກຳໜັດໄວ້ຕອນຕັນ ພສມກັນນຳ 2677.96 ມິລລິລິຕຣ ແລະ ສາຮແອນທຣາຄວິໂນນ 0.25 ກຣັມ

### ວິທີຄໍານວນກາຮື້ນຮູ່ປະຈາຍ ແລະ ຄໍາດ້ານນີກາຮອຸ່ມນຳຂອງເຢື່ອ

ກາຮປ່ຽນປົມາຕຣນຳສົດຕົກ ໂດຍໃຊ້ປົມາມເຢື່ອຈາກກາຮທດລອງທີ່ຜ່ານກາຮັດນາດແລ້ວຕ້ວອຍ່າງ ລະ 30 ກຣັມແທ້ ແລະ ຕ້ອງປ່ຽນປົມາຕຣນຳສົດຕົກທັງໝາດ 3 ກຣັງ ກຣັງທີ່ 1 (1.5% ໂດຍນຳໜັກເຢື່ອແທ້ 30 ກຣັມ) ເພື່ອຕີໃຫ້ເຢື່ອກະຈາຍຕ້ວ ກຣັງທີ່ 2 (0.3% ໂດຍນຳໜັກເຢື່ອແທ້ 30 ກຣັມ) ເພື່ອຫາຄໍາດ້ານນີກາຮອຸ່ມນຳຂອງເຢື່ອ ກຣັງທີ່ 3 (0.15% ໂດຍນຳໜັກເຢື່ອແທ້ໃນປົມາມທີ່ເຫັນຈາກກາຮາຄໍາດ້ານນີກາຮອຸ່ມນຳຂອງເຢື່ອ) ເພື່ອຂົ້ນຮູ່ປະຈາຍ

ກາຮປ່ຽນປົມາຕຣກຣັງທີ່ 1 ຈາກນຳໜັກເຢື່ອແທ້ 1.5 ກຣັມ ເຕີມນຳ 100 ມິລລິລິຕຣ

$$\begin{aligned} \text{ດັ່ງນັ້ນ ເຢື່ອແທ້ 30 ກຣັມ ຕ້ອງເຕີມນຳ} &= \frac{30 \times 100}{1.5} \\ &= 2000 \quad \text{ມິລລິລິຕຣ} \end{aligned}$$

ກາຮປ່ຽນປົມາຕຣກຣັງທີ່ 2 ຈາກນຳໜັກເຢື່ອແທ້ 0.3 ກຣັມ ເຕີມນຳ 100 ມິລລິລິຕຣ

$$\begin{aligned} \text{ດັ່ງນັ້ນ ເຢື່ອແທ້ 30 ກຣັມ ຕ້ອງເຕີມນຳ} &= \frac{30 \times 100}{0.3} \\ &= 10000 \quad \text{ມິລລິລິຕຣ} \end{aligned}$$

ເນື່ອງຈາກມີກາຮປ່ຽນປົມາຕຣເບື້ອງຕັນ ໂດຍກາຮເຕີມນຳ 2000 ມິລລິລິຕຣ ດັ່ງນັ້ນ ຕ້ອງເຕີມນຳເພີ່ມ 10000 – 2000 = 8000 ມິລລິລິຕຣ ໃນກາຮທດລອງແຕ່ລະກຣັງທີ່ໃຊ້ເຢື່ອ 3 ກຣັມ ໂດຍປະມາມ ແລະ ນຳສົດຕົກ 1000 ມິລລິລິຕຣ ແຕ່ລະຕ້ວອຍ່າງທຳ 2 ກຣັງ ດັ່ງນັ້ນ ຈຶ່ງຕ້ອງມີເຢື່ອເຫັນໄວ້  $30 - 6 = 24$  ກຣັມ ແລະ ນຳສົດຕົກ 8000 ມິລລິລິຕຣ

ກາຮປ່ຽນປົມາຕຣກຣັງທີ່ 3 ຈາກເຢື່ອທີ່ເຫັນໄວ້ 24 ກຣັມ ໃນນຳສົດຕົກ 8000 ມິລລິລິຕຣ ຕ້ອງປ່ຽນໃໝ່ມີປົມາມເຢື່ອ 0.15 ກຣັມ ໃນນຳສົດຕົກ 100 ມິລລິລິຕຣ

$$\begin{aligned} \text{ດັ່ງນັ້ນ ເຢື່ອ 24 ກຣັມ ຕ້ອງເຕີມນຳເພີ່ມ} &= \left( \frac{24 \times 100}{0.15} \right) - 8000 \\ &= 8000 \quad \text{ມິລລິລິຕຣ} \end{aligned}$$

ກາຮື້ນຮູ່ປະຈາຍໂດຍທ່ວ່າໄປຈະໃຊ້ 60 ກຣັມ ໂດຍທີ່ແມ່ພິມພົມພື້ນທີ່ 200 ຕາຮາງເຊື້ນຕິເມຕຣ ຄໍາຄິດ ຈາກພື້ນທີ່ 1 ຕາຮາງເມຕຣ ໃໃໝ່ເຢື່ອ 60 ກຣັມ

$$\text{ດັ່ງນັ້ນ ຄໍາພື້ນທີ່ 200 ຕາຮາງເຊື້ນຕິເມຕຣ ໃໃໝ່ເຢື່ອ} = \frac{200 \times 60}{100 \times 100}$$

$$\begin{aligned}
 &= 1.2 \quad \text{กรัม} \\
 \text{การตวงน้ำสต็อก} &= \frac{1.2 \times 100}{0.15} \\
 &= 800 \quad \text{มิลลิลิตร}
 \end{aligned}$$

จากความเข้มข้นของน้ำสต็อกร้อยละ 0.15 จึงต้องตวงน้ำสต็อก ครั้งละ 800 มิลลิลิตร แต่เนื่องจากการตวงน้ำสต็อกไม่สามารถตวงให้ได้ເຍື່ອ 1.2 กรัมพอดี จึงต้องนำกระดาษที่ได้จากการตวงครั้งนี้ไปทำให้แห้งแล้วซึ่ง ปรากฏว่า กระดาษที่ได้หนัก 1.1416 กรัม

$$\begin{aligned}
 \text{ดังนั้น จึงต้องตวงน้ำสต็อกที่เหลือ} &= \frac{1.2 \times 800}{1.1416} \\
 &= 840.93 \quad \text{มิลลิลิตร} \\
 \text{และจะสามารถขึ้นเป็นแผ่นกระดาษได้} &= \frac{16000}{840.93} \\
 &= 19 \quad \text{แผ่น}
 \end{aligned}$$

ภาคผนวก ค

วัตถุศิบทางใบปาล์มน้ำมัน



ภาพที่ ค-1 ต้น และทางใบปาล์มน้ำมันตามธรรมชาติ



ภาพที่ ค-2 ลักษณะของทางใบปาล์มน้ำมันที่  
ลอกเปลือกออกแล้ว



ภาพที่ ค-3 เครื่องกระจายเยื่อ  
(Disintegrater)



ภาพที่ ค-4 เครื่องกระจายเยื่อความชื้นสูง  
(Hydra Pulper)



ภาพที่ ค-5 เครื่องคัดแยกเยื่อแบบ  
ตะกรงร้าบ (Screener)



ภาพที่ ค-6 เครื่องทำแผ่นทดสอบมาตรฐาน  
(Standard Handsheet Forming Machine)



ภาพที่ ค-9 เครื่องชั่ง (Analytical Balance)



ภาพที่ ค-7 เครื่องอัดแผ่นทดสอบมาตรฐาน



ภาพที่ ค-10 เครื่องทดสอบการอุ้มน้ำของเยื่อ  
(Freeness Tester)



ภาพที่ ค-8 เครื่องวัดปริมาณความชื้นแบบ  
อัตโนมัติ (Moisture Analyzer)



ภาพที่ ค-11 ตู้อบกระดาษ



ภาพที่ ค-12 อุปกรณ์ตัดชิ้น



ภาพที่ ค-15 เครื่องทดสอบความต้านแรงดึง  
Pendulum



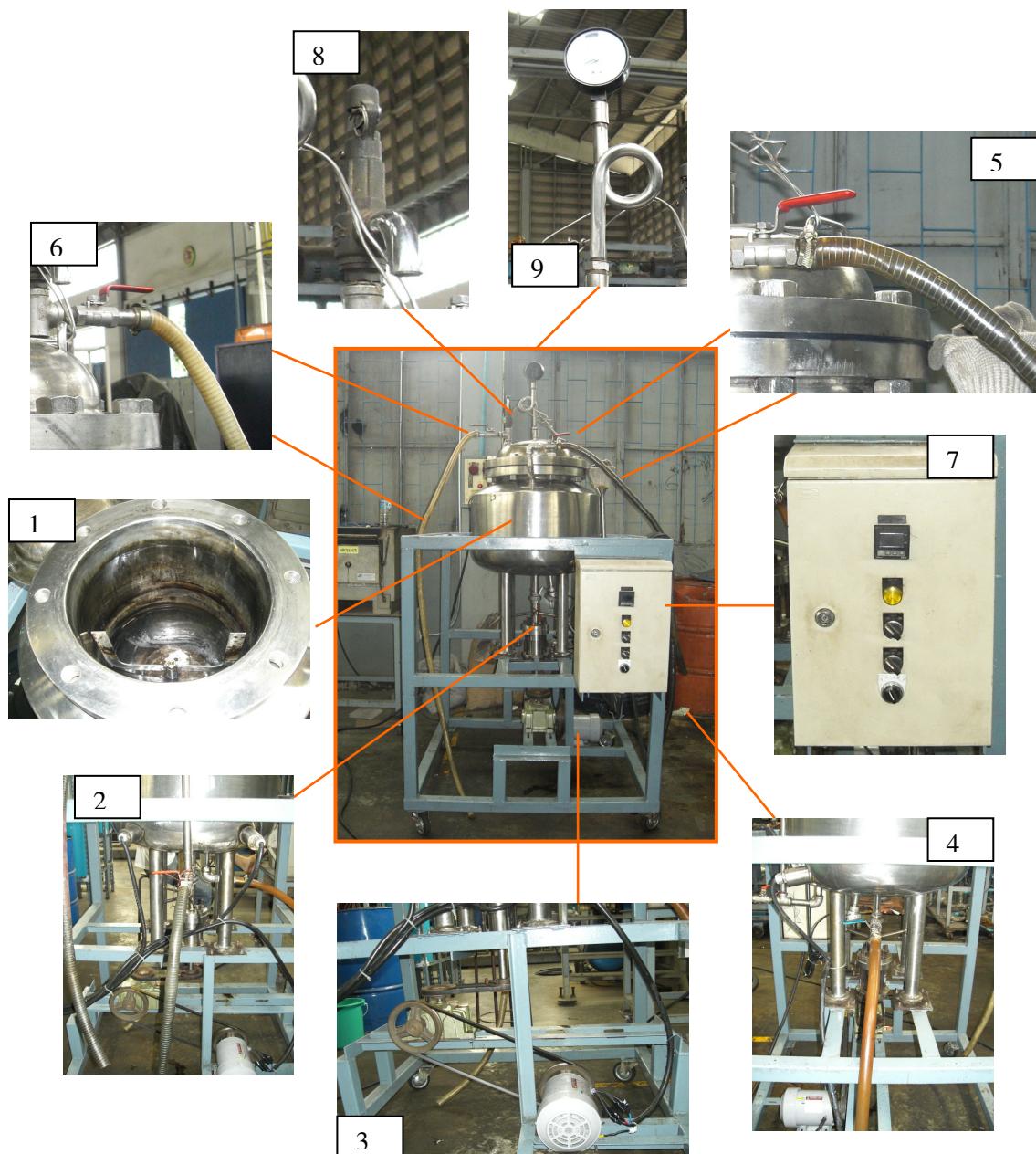
ภาพที่ ค-13 ชุดทดสอบ



ภาพที่ ค-16 เครื่องทดสอบความต้านแรงฉีกขาด



ภาพที่ ค-14 เครื่องทดสอบความต้านแรงดันทะลุ



### ภาพที่ ค-17 แสดงส่วนประกอบของหม้อต้ม

หมายเลข 1 : ภาชนะในหม้อ และใบกวน

หมายเลข 2 : วาล์ว และ ท่อปล่อยน้ำมันออก

หมายเลข 3 : มอเตอร์ควบคุมใบกวน

หมายเลข 4 : วาล์ว และ ท่อปล่อยสารเคมีเหลือทิ้ง หมายเลข 8 : Pressure Release Valve

หมายเลข 5 : วาล์วลดความดันของน้ำมันและท่อ หมายเลข 9 : เกจวัดความดัน

หมายเลข 6 : วาล์วลดความดันไออกไซในหม้อต้ม

หมายเลข 7 : ชุดควบคุมหม้อต้ม (Power, Heater, Motor)



ภาพที่ ค-18 เยื่อที่ผ่านการต้มแล้ว ( $\text{pH}=7$ )



ภาพที่ ค-19 เยื่อที่ผ่านการต้มและล้าง



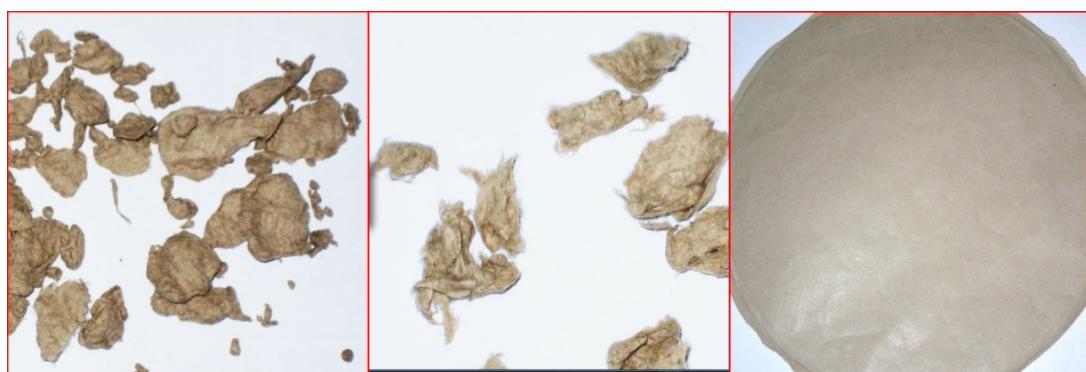
ภาพที่ ค-20 เยื่อที่ต้มที่สกาวะ  $150^{\circ}\text{C}$ , 35% NaOH



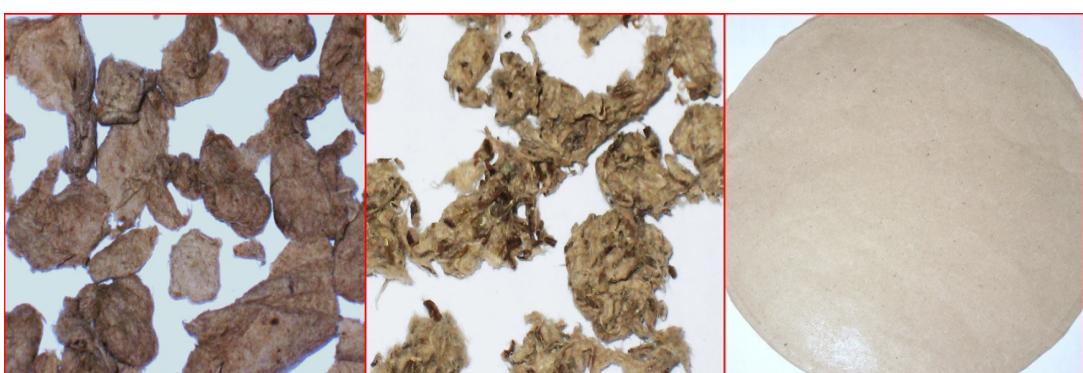
ภาพที่ ค-21 เยื่อที่ต้มที่สกาวะ  $165^{\circ}\text{C}$ , 35% NaOH



ภาพที่ ค-22 เยื่อที่ต้มที่สกาวะ  $150^{\circ}\text{C}$ , 45% NaOH



ภาพที่ ค-23 เยื่อที่ต้มที่สกาวะ  $165^{\circ}\text{C}$ , 45% NaOH



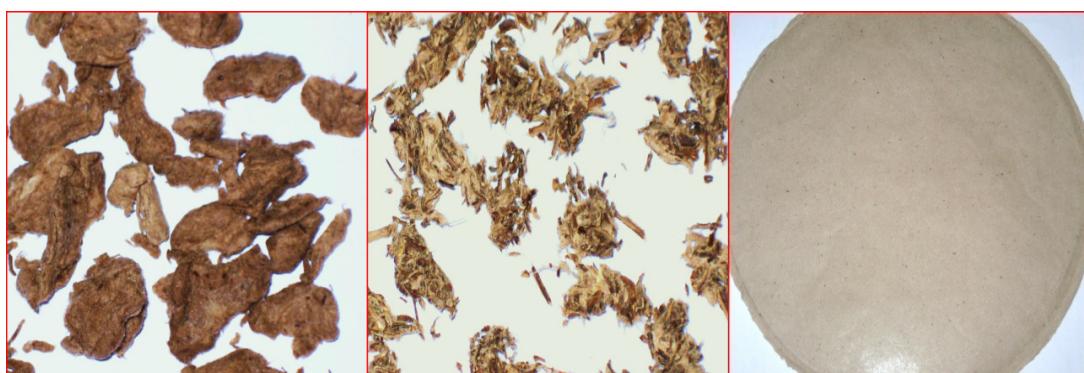
ภาพที่ ค-24 เยื่อที่ต้มที่สกาวะ  $155^{\circ}\text{C}$ , 40% NaOH



ภาพที่ ค-25 เยื่อที่ต้มที่สกาวะ  $147^{\circ}\text{C}$ , 40% NaOH



ภาพที่ ค-26 เยื่อที่ต้มที่สกาวะ  $168^{\circ}\text{C}$ , 40% NaOH



ภาพที่ ค-27 เยื่อที่ต้มที่สกาวะ  $155^{\circ}\text{C}$ , 33% NaOH



ภาพที่ ค-28 เยื่อหุ้มต้นที่สกาวะ  $155^{\circ}\text{C}$ , 47% NaOH

## ประวัติผู้วิจัย

**ชื่อ** : นางสาวพัชรียา รัชฎา  
**ชื่อวิทยานิพนธ์** : อิทธิพลของตัวแปรที่มีต่อลักษณะเฉพาะของเยื่อจากทางใบปาล์มน้ำมัน  
**สาขาวิชา** : วิศวกรรมเคมี

### ประวัติ

ประวัติส่วนตัว เกิดเมื่อวันที่ 3 กุมภาพันธ์ 2524 ที่จังหวัดกรุงเทพมหานคร  
 ประวัติการศึกษา สำเร็จการศึกษาปริญญาวิทยาศาสตรบัณฑิต สาขาวิชาเคมีอุตสาหกรรม  
 คณะวิทยาศาสตร์ประยุกต์ สถาบันเทคโนโลยีพระจอมเกล้าฯ พระนครเหนือ ปี พ.ศ. 2544  
 ประวัติการฝึกงาน เข้ารับการฝึกงานที่ บริษัท ปคท. จำกัด (มหาชน) ปี พ.ศ. 2543  
 สถานที่ติดต่อ ภาควิชาวิศวกรรมเคมี คณะวิศวกรรมเคมี มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีพระจอมเกล้า  
 พระนครเหนือ เลขที่ 1518 ถนนพินุลวงศ์ แขวงบางซื่อ เขตบางซื่อ กรุงเทพมหานคร 10800  
 หมายเลขโทรศัพท์ 02-913-2500-24 ต่อ 8230, 8236