

248927

ห้องสมุดงานวิจัย สำนักงานคณะกรรมการการอุดหนุนแห่งชาติ



248927

SUT7-715-52-12-73



## รายงานการวิจัย

การประยุกต์ใช้กระบวนการกรองผ่านเยื่อกรองสำหรับ

การนำน้ำทิ้งชุมชนกลับมาใช้ประโยชน์ใหม่

(กรณีศึกษา : มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีสุรนารี)

**Application of Membrane Filtration Processes in Water Recycle**

**(Case study: Suranaree University of Technology)**

ได้รับทุนอุดหนุนการวิจัยจาก  
มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีสุรนารี

ผลงานวิจัยเป็นความรับผิดชอบของหัวหน้าโครงการวิจัยแต่เพียงผู้เดียว

b00253391



248927



## รายงานการวิจัย

# การประยุกต์ใช้กระบวนการกรองผ่านเยื่อกรองสำหรับ การนำน้ำทึบชุมชนกลับมาใช้ประโยชน์ใหม่ (กรณีศึกษา : มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีสุรนารี)

Application of Membrane Filtration Processes in Water Recycle

(Case study: Suranaree University of Technology)

คณะผู้วิจัย

หัวหน้าโครงการ

ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร.นฤบดี วิจิตรเสถียร  
สาขาวิชาวิศวกรรมสิ่งแวดล้อม  
สำนักวิชาวิทยาศาสตร์  
มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีสุรนารี

ผู้ร่วมวิจัย  
นางสาวสุกุลยา ทับอุไร



ได้รับทุนอุดหนุนการวิจัยจากมหาวิทยาลัยเทคโนโลยีสุรนารี ปีงบประมาณ พ.ศ. 2552  
ผลงานวิจัยเป็นความรับผิดชอบของหัวหน้าโครงการวิจัยแต่เพียงผู้เดียว

มกราคม 2555

## กิตติกรรมประกาศ

ผู้วิจัยขอขอบคุณมหาวิทยาลัยเทคโนโลยีสุรนารีและสำนักงานคณะกรรมการการวิจัยแห่งชาติ (วช.) ที่ได้ให้ความช่วยเหลือสนับสนุนเงินทุนอุดหนุนงานวิจัยประจำปีงบประมาณ 2552 เรื่อง การประยุกต์ใช้กระบวนการกรองผ่านเยื่อกรองสำหรับการนำน้ำทึ่งชุมชนกลับมาใช้ประโยชน์ใหม่ (กรณีศึกษา : มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีสุรนารี) นอกจากนี้ผู้วิจัยขอขอบคุณผู้ให้การช่วยเหลือและสนับสนุนงานวิจัยทุกท่านที่มิได้กล่าวไว้ในที่นี้

บุญชัย วิจิตรเสถียร

27 มกราคม 2555

บทคัดย่อ

248927

ปัญหาหลักของการนำน้ำผิวดินมาใช้เพื่อผลิตน้ำประปาเกิดจากการปนเปื้อนของสารอินทรีย์ธรรมชาติ (Natural Organic Matter: NOM) ในปริมาณที่สูง อีกทั้งสารอินทรีย์ธรรมชาติ (NOM) เป็นสาเหตุที่ทำให้เกิด กลิ่น รสชาติ การกัดกร่อน และการเจริญเติบโตขึ้นใหม่ของแบคทีเรียในระบบจ่ายน้ำ รวมทั้งสามารถก่อให้เกิดสารตกค้างจากการฆ่าเชื้อโรค (Disinfection By Products: DBPs) ด้วยคลอรีน โดยคลอรีโนสารจะทำปฏิกิริยากับสารอินทรีย์ธรรมชาติในขั้นตอนการผลิตน้ำประปา ดังนั้นการกำจัดสารอินทรีย์ธรรมชาติ (NOM) ในน้ำจึงมีความสำคัญต่อการเกิดสารตกค้างจากการฆ่าเชื้อโรค เช่น ไตรฮาโลเมเทน (THMs) และชาโลอะซิตริกເອຊີຕ (HAAs) ซึ่งเป็นสารก่อมะเร็ง อีกทั้งยังเป็นข้อกำหนดสำหรับมาตรฐานน้ำดื่มและน้ำประปา

ในงานวิจัยนี้มีวัตถุประสงค์เพื่อศึกษาประสิทธิภาพในการกำจัดสารอินทรีย์ธรรมชาติ (NOM) และสภาวะการเดินระบบกรองอัลตราไฟลเตอร์ชันในน้ำผิวดินและน้ำทึ้งจากระบบบำบัดน้ำเสียของมหาวิทยาลัยเทคโนโลยีสุรนารี โดยนำน้ำผิวดินและน้ำทึ้งจากระบบบำบัดน้ำเสียจะกันนำมาผ่านกระบวนการบำบัดขั้นต้น (Pretreatment) ด้วยกระบวนการโคลแอกกุเลชันและกรองผ่านคาร์บอน 100 ไมครอน ก่อนเข้าสู่ระบบกรองอัลตราไฟลเตอร์ชันขนาด MWCO 20,000 ดาวรัตน์ โดยแพรพันเพอนิเอฟลักษ์เท่ากับ 60 80 และ 100 L/m<sup>2</sup>.h ตามลำดับ เมื่อไห้เพอนิเอฟลักษ์ที่เหมาะสมจะนำมาแปรผันสัดส่วนเพอนิเอฟลักษ์ต่อรีเทนเททเท่ากับ 25:75 50:50 และ 75:25 ตามลำดับ ผลการศึกษาพบว่าเพอนิเอฟลักษ์เท่ากับ 80 L/m<sup>2</sup>.h และสัดส่วนเพอนิเอฟลักษ์ต่อรีเทนเทท 25:75 มีประสิทธิภาพในการกำจัดสี ความชุ่น สารอินทรีย์ธรรมชาติ (NOM) และสารอินทรีย์ละลายน้ำ (DOC) สูงสุด โดยน้ำผิวดินจะมีประสิทธิภาพในการกำจัดสี ความชุ่น สารอินทรีย์ธรรมชาติ (NOM) และสารอินทรีย์ละลายน้ำ (DOC) ของน้ำทึ้งจากระบบบำบัดน้ำเสียคิดเป็นร้อยละ 67 64 27 และ 23 ตามลำดับ ในขณะที่ประสิทธิภาพในการกำจัดสี ความชุ่น สารอินทรีย์ธรรมชาติ (NOM) และสารอินทรีย์ละลายน้ำ (DOC) ของน้ำทึ้งจากระบบบำบัดน้ำเสียคิดเป็นร้อยละ 32 67 17 และ 16 ตามลำดับ นอกจากนี้ยังพบว่าน้ำทึ้งจากระบบบำบัดน้ำเสียที่ผ่านระบบกรองอัลตราไฟลเตอร์ชันมีสารอินทรีย์ละลายน้ำ (DOC) สูงกว่า 4 มิลลิกรัมต่อลิตร ซึ่งจะสามารถส่งผลต่อการเกิดไตรฮาโลเมเทนได้มากกว่า 50 ไมโครกรัมต่อลิตร

คำสำคัญ: อัลตราไฟลเตอร์ชัน; สารอินทรีย์ธรรมชาติ; สารอินทรีย์ละลายน้ำ; สารตกค้างจากการฆ่าเชื้อโรค

## Abstract

248927

One of the major problems of using surface water as source for water supply is the high content of natural organic matter (NOM). NOM can cause odor can influence the taste and can increase corrosion and biofilm growth in distribution network. NOM could be a source for the formation of disinfection by products (DBPs) when water disinfected by chlorine. The presence of free chlorine content that is used as a disinfectant in conventional water supply treatment system is found to react with residual NOM. Thus removal of NOM is important since they act as the precursors to disinfection by products (DBPs) such as trihalomethanes (THMs) and haloacetic acids (HAAs) have been recently recognized to be human carcinogens which in turn have recently received attention in drinking water and water supply regulations.

The Objectives in study are efficiency removal natural organic matter and operating condition of ultrafiltration membrane in water surface and wastewater treatment in Suranaree University of Technology. The water surface and wastewater treatment come to pretreatment with coagulation process and cartridge 100 micron before fed to ultrafiltration membrane MWCO 20,000 Da. The influencing of permeate flux on the ultrafiltration efficiencies were investigated by varying effluent permeate flux of 60, 80, and 100 L/m<sup>2</sup>.h respectively. After that the optimized permeate to retentate ratios were evaluated by varying the values of 25:75, 50:50, and 75:25 respectively. It was found that the optimum conditions resulting the highest removal efficiency of color, turbidity, NOM, and DOC were at the permeate flux 80 L/m<sup>2</sup>.h and permeate to retentate ratio 25:75. The color, turbidity, NOM, and DOC removal efficiency for water surface were about in 67, 64, 27, and 23% respectively. While, the removal efficiency for effluent SUT's wastewater treatment plant in terms of color, turbidity, NOM, and DOC were 32, 57, 17, and 16% respectively. In addition, the value of DOC effluent was higher than 4 mg/L. These data significance that high DOC level than more 4 mg/L could be a source for the formation of disinfection by products when water disinfected (THMs will likely exceed 50 µg/L).

**Keyword:** ultrafiltration; natural organic matter; dissolve organic carbon; disinfection by products

## สารบัญ

หน้า

กิตติกรรมประกาศ	ก
บทคัดย่อภาษาไทย	ก
บทคัดย่อภาษาอังกฤษ	ก
สารบัญ	ก
สารบัญตาราง	ก
สารบัญรูป	ก
บทที่ 1 บทนำ	
1.1 ความเป็นมาและความสำคัญของปัจจุบัน	1
1.2 วัตถุประสงค์ของการวิจัย	2
1.3 ขอบเขตของการวิจัย	3
1.4 ประโยชน์ที่ได้รับจากการวิจัย	3
บทที่ 2 ปริพันธ์วรรณกรรมและงานวิจัยที่เกี่ยวข้อง	
2.1 ลักษณะของแหล่งน้ำผิวดิน (Characteristic of Surface Water)	4
2.2 ลักษณะของน้ำที่ผ่านระบบบำบัดน้ำเสีย	5
2.3 การนำน้ำทึ่งกลับมาใช้ใหม่	9
2.4 การกรองด้วยเยื่อกรองเมมเบรน	12
2.4.1 ชนิดของเยื่อกรอง (Type of membrane filtration)	13
2.4.2 ไมโครเมมเบรน	15
2.4.3 ระบบการกรองของเยื่อกรองเมมเบรน	17
2.4.4 ประเภทของฟ่าวลิง	18
2.4.5 ปัจจัยที่มีผลต่อการอุดตันของเยื่อกรองเมมเบรน	19
2.4.6 การตรวจสอบเยื่อกรองเมมเบรน	21
2.4.7 การทำความสะอาดเยื่อกรองเมมเบรน	23

## สารบัญ (ต่อ)

หน้า

2.5 สารอินทรีย์ธรรมชาติ (Natural organic matter: NOM) .....	25
2.5.1 แหล่งกำเนิดของสารอินทรีย์ธรรมชาติ .....	26
2.5.2 องค์ประกอบของสารอินทรีย์ธรรมชาติ .....	27
2.5.3 การแบ่งประเภทของสารอินทรีย์ธรรมชาติ .....	30
2.5.4 การตรวจวัดสารอินทรีย์ธรรมชาติ .....	30
2.5.5 กระบวนการในการกำจัดสารอินทรีย์ธรรมชาติ .....	32
2.5.6 สารอินทรีย์ธรรมชาติในน้ำที่ผ่านการบำบัด .....	33
2.6 การประยุกต์ใช้เยื่อกรองเมมเบรนอัลตราฟิลเตอร์ชัน .....	34
<b>บทที่ 3 วิธีดำเนินการวิจัย</b>	
3.1 บทนำ .....	30
3.2 การออกแบบการทดลอง .....	42
3.3 เยื่อกรองเมมเบรนที่ใช้ในการวิจัย .....	43
3.4 แนวทางในการดำเนินงาน .....	46
3.4.1 ศึกษาความต้านทานเริ่มต้นของเยื่อกรองเมมเบรนอัลตราฟิลเตอร์ชัน .....	46
3.4.2 ศึกษาสภาวะที่เหมาะสมในการเดินระบบของเยื่อกรองเมมเบรน .....	47
3.4.3 ศึกษาการใช้สารเคมีในการทำความสะอาดเยื่อกรองเมมเบรน .....	48
3.5 การวิเคราะห์คุณภาพน้ำ .....	49
<b>บทที่ 4 ผลการทดลองและอภิปรายผลการทดลอง</b>	
4.1 คุณลักษณะของน้ำที่ใช้ในการวิจัย .....	50
4.2 ความต้านทานเริ่มต้นของเยื่อกรองอัลตราฟิลเตอร์ชัน .....	57
4.3 สภาวะที่เหมาะสมต่อประสิทธิภาพการกำจัด .....	58
4.3.1 ศึกษาการนำน้ำผิวดินจากอ่างเก็บน้ำสู่ระบบกรอง อัลตราฟิลเตอร์ชัน .....	58
4.3.2 ศึกษาการนำน้ำทึบจากการระบบบำบัดน้ำเสียมาผ่านระบบกรอง อัลตราฟิลเตอร์ชัน .....	64

## สารบัญ (ต่อ)

หน้า

4.4 ประสิทธิภาพการกำจัด.....	69
4.4.1 ผลของเพอมิเออฟลักษ์ต่อประสิทธิภาพการกำจัดของน้ำผิวดิน <sup>จากอ่างเก็บน้ำสูระและน้ำทึ่งจากระบบบำบัดน้ำเสีย</sup> .....	70
4.4.2 ผลของสัดส่วนเพอมิเออฟต่อรีเทนเททต่อประสิทธิภาพการกำจัด <sup>ของน้ำผิวดินจากอ่างเก็บน้ำสูระและน้ำทึ่งจากระบบบำบัดน้ำเสีย</sup> .....	72
4.5 ผลของความคันในการเดินระบบ.....	75
4.6 การถังทำความสะอาดเยื่อกรองเมมเบรนอัลตราฟิลเตอร์ชั้น.....	80
4.7 คุณลักษณะของน้ำหลังผ่านระบบกรองอัลตราฟิลเตอร์ชั้น.....	82
4.8 ประเมินความเป็นไปได้ทางเศรษฐศาสตร์.....	84
<b>บทที่ 5 สรุปผลการศึกษาและข้อเสนอแนะ.....</b>	
5.1 สรุปผลการศึกษา.....	88
5.2 ข้อเสนอแนะในอนาคต.....	89
<b>บรรณานุกรม.....</b>	<b>90</b>
<b>ภาคผนวก</b>	
ภาคผนวก ก คุณลักษณะของน้ำที่นำมาใช้ในการศึกษา.....	97
ภาคผนวก ข คุณลักษณะของน้ำผิวดินจากอ่างเก็บน้ำสูระและน้ำทึ่ง <sup>จากระบบบำบัดน้ำเสียหลังผ่านระบบกรองอัลตราฟิลเตอร์ชั้น</sup> .....	101
ภาคผนวก ค ความต้านทานของเยื่อกรองอัลตราฟิลเตอร์ชั้น.....	108
ภาคผนวก ง รายการคำนวณด้านการเดินระบบและการบำรุงรักษา.....	115
<b>ประวัติผู้วิจัย.....</b>	<b>119</b>

## สารบัญตาราง

หน้า

ตารางที่ 2.1	ประเภทของสิ่งปนเปื้อนในน้ำและแหล่งกำเนิดมลพิษ	5
ตารางที่ 2.2	หน่วยบำบัดที่ใช้ในการกำจัดมลสารต่าง ๆ	7
ตารางที่ 2.3	คุณสมบัติของน้ำที่ผ่านการบำบัดและการปรับปรุงคุณภาพน้ำ	9
ตารางที่ 2.4	คุณภาพน้ำที่ต้องการนำกลับมาใช้ประโยชน์ใหม่	10
ตารางที่ 2.5	การเปรียบเทียบชนิดของเยื่อกรองเมมเบรน	13
ตารางที่ 2.6	ความเหมาะสมของไนโตรเจนแต่ละชนิด	15
ตารางที่ 2.7	คุณสมบัติของเยื่อกรองเมมเบรนแต่ละชนิด	17
ตารางที่ 2.8	ตัวอย่างสารทำความสะอาดที่ใช้ในการกำจัดสารที่อุดตัน	25
ตารางที่ 2.9	ขนาดของอนุภาคที่มีอยู่ในน้ำ	27
ตารางที่ 2.10	องค์ประกอบของสารอินทรีย์ธรรมชาติในน้ำทั่วไป	28
ตารางที่ 2.11	คุณลักษณะของสารอินทรีย์ธรรมชาติจากงานวิจัยที่เกี่ยวข้อง	29
ตารางที่ 2.12	เครื่องมือในการตรวจวิเคราะห์สารอินทรีย์ธรรมชาติในน้ำ	31
ตารางที่ 2.13	มาตรฐานระดับความปนเปื้อนสูงสุดที่ยอมรับได้ในน้ำคุ้ม	33
ตารางที่ 2.14	การประยุกต์ใช้กระบวนการเมมเบรน	38
ตารางที่ 3.1	รายละเอียดของอัลตราไฟลเตอร์ชันที่ใช้ในการทดลอง	43
ตารางที่ 3.2	การแปรผันเพอมิเออฟลักซ์	47
ตารางที่ 3.3	การแปรผันสัดส่วนเพอมิเออฟลักซ์	47
ตารางที่ 3.4	สารเคมีที่ใช้ในการทำความสะอาด	48
ตารางที่ 3.5	พารามิเตอร์และวิธีการวิเคราะห์คุณลักษณะน้ำ	49
ตารางที่ 4.1	คุณลักษณะของน้ำที่นำมาใช้ในการศึกษา	50
ตารางที่ 4.2	คุณลักษณะของน้ำคิดบหังผ่านกระบวนการโคล杏果กลีชัน	51
ตารางที่ 4.3	คุณลักษณะของน้ำคิดบหังผ่านมาตรการทึค 100 ไมครอน	51

## สารบัญตาราง (ต่อ)

หน้า

ตารางที่ 4.4	สภาวะการเดินระบบของน้ำผิวดินจากอ่างเก็บน้ำสูระด้วยการแปรผันเพื่อมิเอกฟลักซ์	59
ตารางที่ 4.5	คุณลักษณะของน้ำที่เข้าและออกจากระบบกรองอัลตราไฟลเตอร์ชั้นของน้ำผิวดินจากอ่างเก็บน้ำสูระด้วยการแปรผันเพื่อมิเอกฟลักซ์	69
ตารางที่ 4.6	สภาวะการเดินระบบของน้ำผิวดินจากอ่างเก็บน้ำสูระด้วยการแปรผันสัดส่วนเพื่อมิเอกฟลักซ์ต่อรีเทนเทท	62
ตารางที่ 4.7	คุณลักษณะของน้ำที่เข้าและออกจากระบบกรองอัลตราไฟลเตอร์ชั้นของน้ำผิวดินจากอ่างเก็บน้ำสูระด้วยการแปรผันสัดส่วนเพื่อมิเอกฟลักซ์ต่อรีเทนเทท	62
ตารางที่ 4.8	สภาวะการเดินระบบของน้ำทึ่งจากระบบบำบัดน้ำเสียด้วยการแปรผันเพื่อมิเอกฟลักซ์	64
ตารางที่ 4.9	คุณลักษณะของน้ำที่เข้าและออกจากระบบกรองอัลตราไฟลเตอร์ชั้นของน้ำทึ่งจากระบบบำบัดน้ำเสียด้วยการแปรผันเพื่อมิเอกฟลักซ์	65
ตารางที่ 4.10	สภาวะการเดินระบบของน้ำทึ่งจากระบบบำบัดน้ำเสียด้วยการแปรผันสัดส่วนเพื่อมิเอกฟลักซ์ต่อรีเทนเทท	67
ตารางที่ 4.11	คุณลักษณะของน้ำที่เข้าและออกจากระบบกรองอัลตราไฟลเตอร์ชั้นของน้ำทึ่งจากระบบบำบัดน้ำเสียด้วยการแปรผันสัดส่วนเพื่อมิเอกฟลักซ์ต่อรีเทนเทท	67
ตารางที่ 4.12	ผลของความคันต่อการแปรผันเพื่อมิเอกฟลักซ์ของน้ำผิวดินจากอ่างเก็บน้ำสูระที่สัดส่วนเพื่อมิเอกฟลักซ์ต่อรีเทนเททเท่ากับ 25:75	75
ตารางที่ 4.13	ผลของความคันต่อการแปรผันสัดส่วนเพื่อมิเอกฟลักซ์ต่อรีเทนเททของน้ำผิวดินจากอ่างเก็บน้ำสูระที่เพื่อมิเอกฟลักซ์เท่ากับ $80 \text{ L/m}^2 \cdot \text{h}$	77
ตารางที่ 4.14	ผลของความคันต่อการแปรผันเพื่อมิเอกฟลักซ์ของน้ำทึ่งจากระบบบำบัดน้ำเสียที่สัดส่วนเพื่อมิเอกฟลักซ์ต่อรีเทนเททเท่ากับ 25:75	78
ตารางที่ 4.15	ผลของความคันต่อการแปรผันสัดส่วนเพื่อมิเอกฟลักซ์ต่อรีเทนเททของน้ำทึ่งจากระบบบำบัดน้ำเสียที่เพื่อมิเอกฟลักซ์เท่ากับ $80 \text{ L/m}^2 \cdot \text{h}$	79
ตารางที่ 4.16	ผลของความต้านทานที่เกิดขึ้นในการเดินระบบด้วยน้ำผิวดินจากอ่างเก็บน้ำสูระ	81
ตารางที่ 4.17	ผลของความต้านทานที่เกิดขึ้นในการเดินระบบด้วยน้ำทึ่งจากระบบบำบัดน้ำเสีย	81

## สารบัญตาราง (ต่อ)

หน้า

ตารางที่ 4.18 คุณภาพน้ำที่ออกจากกระบวนการอัลตราฟิลเตอร์ชันและคุณภาพน้ำที่ต้องการนำกลับมาใช้ใหม่ .....	82
ตารางที่ 4.19 การนำน้ำที่ผ่านการบำบัดแล้วมาใช้ประโยชน์ .....	83
ตารางที่ 4.20 ประมาณการอุปกรณ์การติดตั้งระบบ .....	84
ตารางที่ 4.21 ประมาณค่าใช้จ่ายในการติดตั้งระบบและการควบคุมระบบ .....	85
ตารางที่ 4.22 ค่าไฟฟ้าที่ใช้ในการเดินระบบ .....	86
ตารางที่ 4.23 ค่าใช้จ่ายในการเดินระบบและการนำรูงรักษา .....	87
ตารางที่ 4.24 ค่าใช้จ่ายของการผลิตน้ำสะอาดที่ได้จากการของอัลตราฟิลเตอร์ชัน .....	88
ตารางที่ ก.1 คุณลักษณะของน้ำผิวดินจากอ่างเก็บน้ำสูระ .....	98
ตารางที่ ก.2 คุณลักษณะของน้ำทึบที่ผ่านการบำบัดแล้ว .....	98
ตารางที่ ก.3 คุณลักษณะของน้ำผิวดินจากอ่างเก็บน้ำสูระ หลังผ่านกระบวนการโโคแอกกูเลชัน .....	99
ตารางที่ ก.4 คุณลักษณะของน้ำทึบจากการของระบบบำบัดน้ำเสีย หลังผ่านกระบวนการโโคแอกกูเลชัน .....	99
ตารางที่ ก.5 คุณลักษณะของน้ำผิวดินจากอ่างเก็บน้ำสูระ หลังผ่านกระบวนการคราร์ทริก 100 ไมครอน .....	100
ตารางที่ ก.6 คุณลักษณะของน้ำทึบจากการของระบบบำบัดน้ำเสีย หลังผ่านกระบวนการคราร์ทริก 100 ไมครอน .....	100
ตารางที่ ข.1 คุณลักษณะของน้ำผิวดินจากอ่างเก็บน้ำสูระหลังผ่านกระบวนการของ อัลตราฟิลเตอร์ชันที่เพอมิเออฟลักษ์เท่ากับ $60 \text{ L/m}^2 \cdot \text{h}$ .....	102
ตารางที่ ข.2 คุณลักษณะของน้ำผิวดินจากอ่างเก็บน้ำสูระหลังผ่านกระบวนการของ อัลตราฟิลเตอร์ชันที่เพอมิเออฟลักษ์เท่ากับ $80 \text{ L/m}^2 \cdot \text{h}$ .....	102
ตารางที่ ข.3 คุณลักษณะของน้ำผิวดินจากอ่างเก็บน้ำสูระหลังผ่านกระบวนการของ อัลตราฟิลเตอร์ชันที่เพอมิเออฟลักษ์เท่ากับ $100 \text{ L/m}^2 \cdot \text{h}$ .....	103
ตารางที่ ข.4 คุณลักษณะของน้ำผิวดินจากอ่างเก็บน้ำสูระหลังผ่านกระบวนการของ อัลตราฟิลเตอร์ชันที่สัดส่วนเพอมิเออฟต่อรีเทนเททเท่ากับ 25:75 .....	103

## สารบัญตาราง (ต่อ)

หน้า

ตารางที่ ข.5	คุณลักษณะของน้ำผิวดินจากอ่างเก็บน้ำสูระหลังผ่านระบบกรอง อัลตราฟิลเตอร์ชันที่สัดส่วนเพอมิເອທ່ອຣීເතෙນເທේທේගັນ 50:50 .....	104
ตารางที่ ข.6	คุณลักษณะของน้ำผิวดินจากอ่างเก็บน้ำสูระหลังผ่านระบบกรอง อัลตราฟิลเตอร์ชันที่สัดส่วนเพอมิເອທ່ອຣීເතෙນເທේທේගັນ 75:25 .....	104
ตารางที่ ข.7	คุณลักษณะของน้ำจากระบบบำบัดน้ำเสียหลังผ่านระบบกรอง อัลตราฟิลเตอร์ชันที่เพอมิເອທ່ອຟັກຊີທ່າກັນ 60 L/m <sup>2</sup> .h .....	105
ตารางที่ ข.8	คุณลักษณะของน้ำจากระบบบำบัดน้ำเสียหลังผ่านระบบกรอง อัลตราฟิลเตอร์ชันที่เพอมิເອທ່ອຟັກຊີທ່າກັນ 80 L/m <sup>2</sup> .h .....	105
ตารางที่ ข.9	คุณลักษณะของน้ำจากระบบบำบัดน้ำเสียหลังผ่านระบบกรอง อัลตราฟิลเตอร์ชันที่เพอมิເອທ່ອຟັກຊີທ່າກັນ 100 L/m <sup>2</sup> .h .....	106
ตารางที่ ข.10	คุณลักษณะของน้ำจากระบบบำบัดน้ำเสียหลังผ่านระบบกรอง อัลตราฟิลเตอร์ชันที่สัดส่วนเพอมิເອທ່ອຣීເතෙນເທේທේගັນ 25:75 .....	106
ตารางที่ ข.11	คุณลักษณะของน้ำจากระบบบำบัดน้ำเสียหลังผ่านระบบกรอง อัลตราฟิลเตอร์ชันที่สัดส่วนเพอมิເອທ່ອຣීເතෙນເທේທේගັນ 50:50 .....	107
ตารางที่ ข.12	คุณลักษณะของน้ำจากระบบบำบัดน้ำเสียหลังผ่านระบบกรอง อัลตราฟิลเตอร์ชันที่สัดส่วนเพอมิເອທ່ອຣීເතෙນເທේທේගັນ 75:25 .....	107
ตารางที่ ค.1	ความด้านทานเริ่มต้นของเยื่อกรองเมมเบรนอัลตราฟิลเตอร์ชัน .....	109
ตารางที่ ค.2	ความด้านทานเยื่อกรองเมมเบรนหลังเดินระบบกรองด้วย น้ำผิวดินจากอ่างเก็บน้ำสูระ .....	109
ตารางที่ ค.3	ความด้านทานเยื่อกรองเมมเบรนก่อนเดินระบบกรองด้วย น้ำทึบจากระบบบำบัดน้ำเสีย .....	109
ตารางที่ ค.4	ความด้านทานเยื่อกรองเมมเบรนหลังเดินระบบกรองด้วย น้ำทึบจากระบบบำบัดน้ำเสีย .....	110
ตารางที่ ค.5	ความด้านทานเยื่อกรองเมมเบรนหลังจากล้างด้วย NaOH .....	110
ตารางที่ ค.6	ความด้านทานเยื่อกรองเมมเบรนหลังจากล้างด้วย NaOCl .....	110

## สารบัญรูป

หน้า

รูปที่ 2.1	รูปแบบการไหลของสารป้อนเข้า.....	18
รูปที่ 2.2	ความสัมพันธ์ระหว่างความคันต่อเพอมิเออฟลักซ์.....	20
รูปที่ 2.3	องค์ประกอบของสารอินทรีย์ในน้ำผิวดิน.....	28
รูปที่ 2.4	องค์ประกอบของสารอินทรีย์ทั่วไปที่มี $DOC\ 5\ mg/L$ .....	29
รูปที่ 2.5	เปรียบเทียบกระบวนการปรับคุณภาพน้ำทั่วไป กับกระบวนการกรองผ่านเยื่อกรอง.....	34
รูปที่ 3.1	กระบวนการผลิตน้ำประปาของมหาวิทยาลัยเทคโนโลยีสุรนารี.....	40
รูปที่ 3.2	กระบวนการกรองด้วยเยื่อกรองสำหรับกรองน้ำผิวดินจากอ่างเก็บน้ำสูร และน้ำทึบจากระบบบำบัดน้ำเสีย.....	41
รูปที่ 3.3	การดำเนินงานวิจัย.....	42
รูปที่ 3.4	การออกแบบระบบกรองอัลตราไฟลเตอร์ชั้น.....	44
รูปที่ 3.5	จุดเก็บตัวอย่างน้ำ.....	45
รูปที่ 4.1	ค่าพีอีชต์ต่อระยะเวลาในการเดินระบบ.....	52
รูปที่ 4.2	ค่าสีต่อระยะเวลาในการเดินระบบ.....	53
รูปที่ 4.3	ค่าความชุ่นต่อระยะเวลาในการเดินระบบ.....	54
รูปที่ 4.4	ค่าสารอินทรีย์ธรรมชาติ (NOM) ต่อระยะเวลาในการเดินระบบ.....	55
รูปที่ 4.5	ค่าสารอินทรีย์ละลายน้ำ (DOC) ต่อระยะเวลาในการเดินระบบ.....	56
รูปที่ 4.6	กราฟความสัมพันธ์ระหว่างแรงขับคันกับเพอมิเออฟลักซ์.....	58
รูปที่ 4.7	ประสิทธิภาพการกำจัดที่เพอมิเออฟลักซ์ต่าง ๆ ของน้ำผิวดินจากอ่างเก็บน้ำสูร.....	61
รูปที่ 4.8	ประสิทธิภาพการกำจัดที่สัดส่วนเพอมิเออฟต่อรีเทนเททต่าง ๆ ของน้ำผิวดินจากอ่างเก็บน้ำสูร.....	64
รูปที่ 4.9	ประสิทธิภาพการกำจัดที่เพอมิเออฟลักซ์ต่าง ๆ ของน้ำทึบจากระบบบำบัดน้ำเสีย.....	66
รูปที่ 4.10	ประสิทธิภาพการกำจัดที่สัดส่วนเพอมิเออฟต่อรีเทนเททต่าง ๆ ของน้ำทึบจากระบบบำบัดน้ำเสีย.....	69
รูปที่ 4.11	เปรียบเทียบประสิทธิภาพการกำจัดที่เพอมิเออฟลักซ์ $60\ L/m^2.h$ .....	71

## สารบัญรูป (ต่อ)

หน้า

รูปที่ 4.12	เบริญเทียบประสิทธิภาพการบำบัดกำจัดที่เพอมิเออฟลักซ์ 80 L/m <sup>2</sup> .h.....	71
รูปที่ 4.13	เบริญเทียบประสิทธิภาพการบำบัดกำจัดที่เพอมิเออฟลักซ์ 100 L/m <sup>2</sup> .h.....	72
รูปที่ 4.14	เบริญเทียบประสิทธิภาพการกำจัดที่สัดส่วนเพอมิเออฟต่อรีเทนเททเท่ากับ 25:75 .....	73
รูปที่ 4.15	เบริญเทียบประสิทธิภาพการกำจัดที่สัดส่วนเพอมิเออฟต่อรีเทนเททเท่ากับ 50:50 .....	74
รูปที่ 4.16	เบริญเทียบประสิทธิภาพการกำจัดที่สัดส่วนเพอมิเออฟต่อรีเทนเททเท่ากับ 75:25 .....	74
รูปที่ 4.17	ผลของเพอมิเออฟลักซ์เทียบกับระยะเวลาในการเดินระบบของน้ำผิวดิน จากอ่างเก็บน้ำสูระที่สัดส่วนเพอมิเออฟต่อรีเทนเททเท่ากับ 25:75.....	76
รูปที่ 4.18	ผลของสัดส่วนเพอมิเออฟต่อรีเทนเททเทียบกับระยะเวลาในการเดินระบบ ของน้ำผิวดินจากอ่างเก็บน้ำสูระที่เพอมิเออฟลักซ์เท่ากับ 80 L/m <sup>2</sup> .h.....	77
รูปที่ 4.19	ผลของเพอมิเออฟลักซ์เทียบกับระยะเวลาในการเดินระบบของน้ำทึ่ง จากระบบบำบัดน้ำเสียที่สัดส่วนเพอมิเออฟต่อรีเทนเททเท่ากับ 25:75 .....	78
รูปที่ 4.20	ผลของสัดส่วนเพอมิเออฟต่อรีเทนเททเทียบกับระยะเวลาในการเดินระบบ ของน้ำทึ่งจากระบบบำบัดน้ำเสียที่เพอมิเออฟลักซ์เท่ากับ 80 L/m <sup>2</sup> .h.....	79
รูปที่ ค.1	ความด้านทานเริ่มต้นของเยื่อกรองเมมเบรนอัลตราฟิลตรชัน.....	111
รูปที่ ค.2	ความด้านทานเยื่อกรองเมมเบรนหลังเดินระบบกรอง ด้วยน้ำผิวดินจากอ่างเก็บน้ำสูระ .....	111
รูปที่ ค.3	ความด้านทานเยื่อกรองเมมเบรนก่อนเดินระบบกรอง ด้วยน้ำทึ่งจากระบบบำบัดน้ำเสีย .....	112
รูปที่ ค.4	ความด้านทานเยื่อกรองเมมเบรนหลังเดินระบบกรอง ด้วยน้ำทึ่งจากระบบบำบัดน้ำเสีย .....	112
รูปที่ ค.5	ความด้านทานเยื่อกรองเมมเบรนหลังจากล้างด้วย NaOH .....	113
รูปที่ ค.6	ความด้านทานเยื่อกรองเมมเบรนหลังจากล้างด้วย NaOCl .....	113