

## บทที่ 2

### ความรู้เบื้องต้นและงานวิจัยที่เกี่ยวข้อง

#### 2.1 กระบวนการโซล-เจล (Sol-Gel processing)

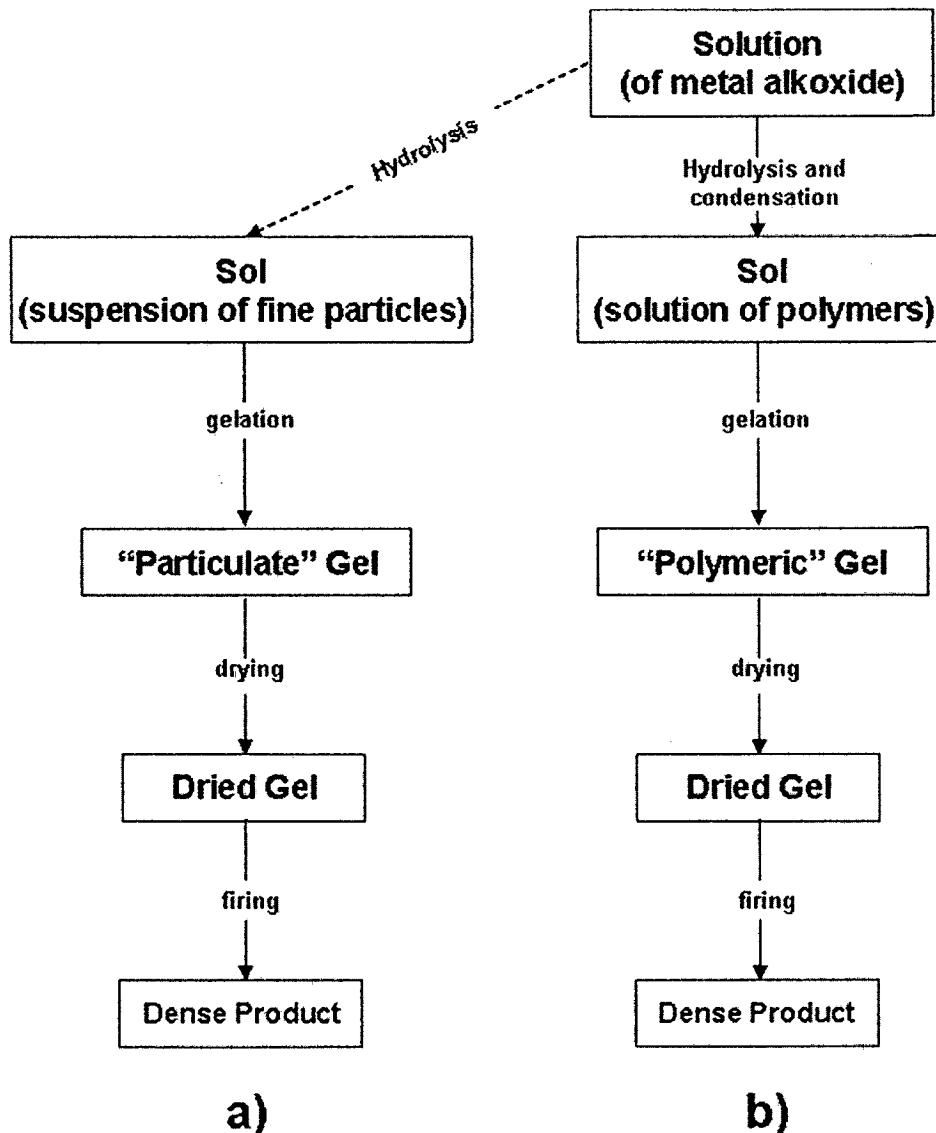
ในกระบวนการโซล-เจล สารละลายหรือโซลจะเกิดการเปลี่ยนแปลงไปเป็นเจล ซึ่งมีความหนืดถูง โดยโซลหรือสารละลายที่มีการไหลจะถูกเปลี่ยนไปเป็นของแข็งที่ปราศจากการไหล จุดที่เปลี่ยนแปลงไปเป็นเจลสามารถสังเกตเห็นได้ด้วยตาและการสังเกตดูที่ซึ่งโซลหรือสารละลายไม่เปลี่ยนแปลงการไหลภายในภาวะทางชีวะ การที่โซลหรือสารละลายไม่ไหลภายในได้แรงโน้มถ่วงไม่ได้ชี้นิ่งเพางับความหนืดเท่านั้นแต่ยังขึ้นกับพฤติกรรมการไหล (Rheological) ของโซลหรือสารละลาย อีกด้วย การเพิ่มขึ้นอย่างรวดเร็วของความหนืดต่อเวลาเป็นการเปลี่ยนแปลงที่เกิดขึ้นทั่วไปในการเปลี่ยนจากโซลไปเป็นเจล

ในกรณีของโซล วัสดุเจลจะประกอบไปด้วยอนุภาค colloidal (1 - 1000 นาโนเมตร) ซึ่งมารวมตัวกันด้วยแรงตึงผิว เพื่อสร้างโครงร่างแห่ง กรณีของสารละลาย วัสดุเจลอาจจะประกอบไปด้วยโครงร่างแห่งของพันธะพอลิเมอร์ที่สร้างจากปฏิกิริยาไฮโดรไลซิสและคอนเดนเซชัน แผนผังแสดงกระบวนการโซล-เจลเริ่มจากการแขวนลอยของอนุภาค (อนุภาคหรือเจล colloidal) และสารละลาย (เจลพอลิเมอร์) ดังแสดงไว้ในรูปที่ 2.1 และโครงสร้างของเจลแสดงไว้ในรูปที่ 2.2 ในบางกรณีความแตกต่างระหว่างระบบอนุภาคและพอลิเมอร์อาจจะไม่ชัดเจนนัก เมื่อขนาดอนุภาคมีค่าเข้าใกล้ขอบเขตขั้นต่ำของช่วงขนาด colloidal

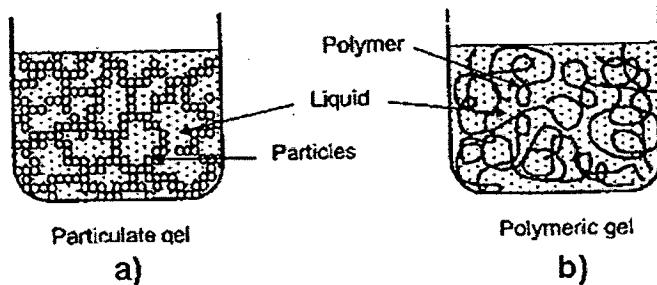
รูในพอลิเมอร์เจลโดยปกติจะมีขนาดเล็กกว่าในพาทิคูลเจล (Particulate gel) ที่ซึ่งรูพูนจะมีขนาดใหญ่เมื่อเทียบกับขนาดอนุภาค (ขนาดรูพูนเฉลี่ยประมาณ 1-5 เท่าของขนาดอนุภาค) ในพาทิคูลเจล (Particulate gel) อนุภาคเจลจะชนกันด้วยแรงแวนเดอร์วัลส์ เพื่อสร้างโครงร่างแห่ง ในพอลิเมอร์เจลจะประกอบไปด้วยร่างแห่มีมาซ์คอมต่อ กันของพันธะพอลิเมอร์ และเติบโตตามมีขนาดใหญ่หรือเป็นกลุ่มก้อน

โครงสร้างของพันธะพอลิเมอร์ในพอลิเมอร์เจลสามารถพิจารณาได้หลายทาง ขึ้นอยู่กับเงื่อนไขที่ใช้ในการเตรียม ความแตกต่างของร่างแหอาจจะมีผลมาจากหลายปัจจัย เช่น ความเข็นขั้นของน้ำ กระบวนการอบแห้งเพื่อกำจัดภูมิอากาศน้ำออกจากเจลในการสร้างวัสดุที่มีรูพูน ซึ่งอาจมีการให้ความร้อน (การเผา) เพื่อทำให้เกิดปฏิกิริยาโพลิคอนเดนเซชันและเพิ่มคุณสมบัติเชิงกล แหล่งกำเนิดโซล (Sol precursor) สามารถตกตะกอนบนชั้นสเตรท (Substrate) เพื่อสร้างฟิล์ม

(โดยวิธีจุ่น-เคลือบหรือหุ้น-เคลือบ) หรือหล่อลงในภาชนะที่เหมาะสมเพื่อให้ได้รูปร่างตามที่ต้องการ (จะได้ในโนลิตเซรามิก กระจก ไฟเบอร์ แคริโอล) หรือใช้เพื่อสังเคราะห์ในรูปผง (ทรงกลมไมโคร ทรงกลมนานาไป)



รูปที่ 2.1 แผนผังprocessing ของ (a) พาทิกูเลทเจลที่เกิดจากการแขวนลอยของอนุภาคขนาดเล็ก และ (b) พอลิเมอร์เจลที่เกิดจากสารละลาย (Rahaman และคณะ, 2003)



รูปที่ 2.2 แผนผังโครงสร้างของ (a) พาหิคุเลทเจลที่เกิดจากการแขวนลอยของอนุภาคขนาดเล็ก และ (b) พอลิเมอร์เจลที่เกิดจากสารละลาย (Rahaman และคณะ, 2003)

กระบวนการกรอง-เจลมีความน่าสนใจตรงที่มีวิธีการ และเป็นเทคนิคที่ใช้อุณหภูมิต่ำและสามารถใช้สำหรับควบคุมองค์ประกอบทางเคมีของผลิตภัณฑ์ได้

## 2.2 รีไซซินอล ฟอร์มอลดีไซด์เจลและคาร์บอนเจล

การแบ่งแยกวัสดุที่มีรูพรุนนั้นอาจแบ่งตามการขึ้นรูปของวัสดุที่มีรูพรุนเป็น เอกกรีเกต (aggregates), แบบร่างแท (network), แบบวังผึ้ง (honeycomb) ฯลฯ หรือแบ่งตามขนาดของรูพรุนเป็น 3 แบบตามระบบของ IUPAC (International Union of Pure and Applied Chemistry) คือ แบบไมโครโพอร์ (micropore: ขนาดรูพรุน น้อยกว่า 2 นาโนเมตร) แบบเมโซโพอร์ (mesopore: ขนาดรูพรุนอยู่ระหว่าง 2 ถึง 50 นาโนเมตร) และ แบบแมกโนครอโพอร์ (macropore: ขนาดรูพรุน มากกว่า 50 นาโนเมตร)

ในปัจจุบันนี้วัสดุที่มีรูพรุนได้ก้าวเข้ามาเป็นบทบาทย่างมากในอุตสาหกรรมชนิดต่างๆ โดยเฉพาะอย่างยิ่งความสามารถในการดูดซับของวัสดุที่มีรูพรุนได้ก่อให้เกิดประโยชน์เป็นอย่างมากในอุตสาหกรรมเคมี โดยที่ไปแล้ววัสดุที่มีรูพรุนแบบไมโคร มักจะถูกนำมาใช้เป็นตัวดูดซับเนื่องจากมีพื้นที่ผิวและมีแรงดูดซับของรูในระดับไมโครสูง ในขณะที่วัสดุที่มีรูพรุนแบบเมโซ นิยมนำมาใช้เป็นตัวรองรับตัวเร่งปฏิกิริยาเคมี (Catalyst support) ถึงแม้วัสดุที่มีรูพรุนแบบเมโซจะมีพื้นที่ผิวและแรงในการดูดซับต่ำกว่าวัสดุที่มีรูพรุนแบบไมโคร แต่ก็มีข้อดีในด้านการถ่ายเทมวลสาร ได้ง่ายกว่าแต่ก็ยังมีข้อจำกัดบางอย่างในการใช้งาน เช่น ถ้าอัตราเร็วที่ใช้ในการถ่ายเทมวลสารนั้นมากเกินไปอาจจะทำให้ประสิทธิภาพในการใช้งานนั้นลดต่ำลงได้

การเตรียมคาร์บอนเจลที่มีรูพูนจากการวัสดุที่เป็นแหล่งกำเนิดคาร์บอนที่มีสภาพความพรุนสูงและสามารถควบคุมลักษณะสมบัติความเป็นรูพูนได้ง่ายจึงทำให้คาร์บอนที่ได้มีลักษณะสมบัติความเป็นรูพูนได้ตามความต้องการที่จะนำไปประยุกต์ใช้

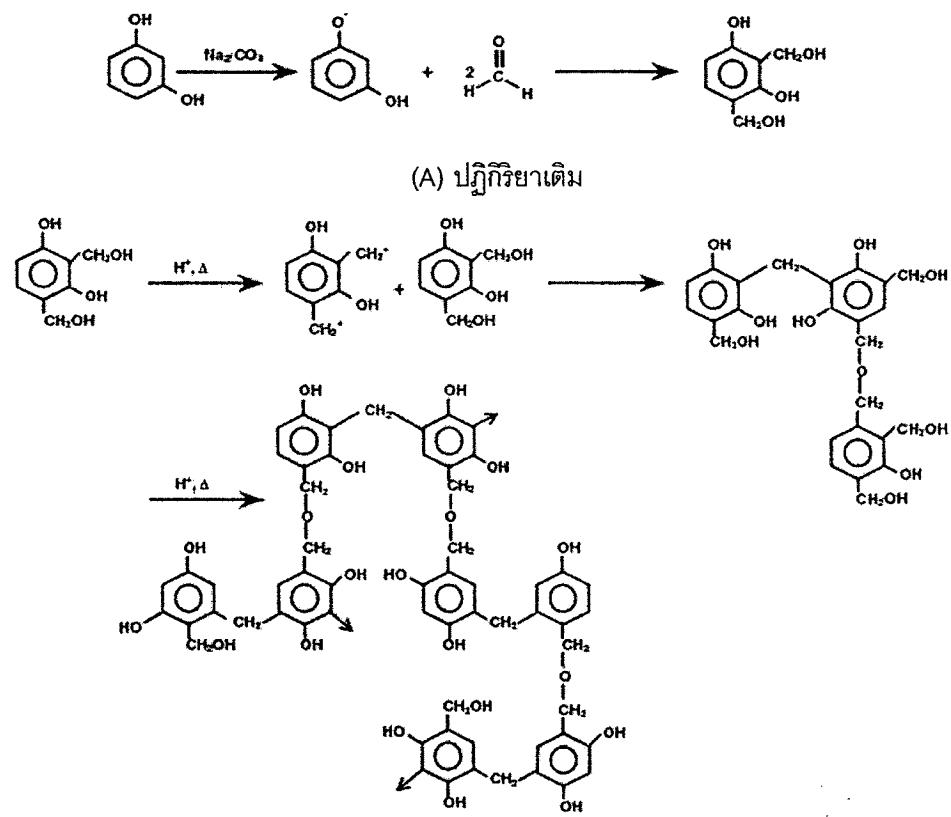
รีโซโนล-ฟอร์มอลดีไฮด์ คาร์บอนเจล มีขั้นตอนในการเตรียมหลายขั้นตอน ซึ่งแต่ละขั้นตอนมีตัวแปรที่สามารถกำหนดลักษณะสมบัติรูพูนของวัสดุcarbon ดังต่อไปนี้

### 2.2.1 ขั้นตอนการเตรียมเจลก่อนการอบแห้ง

รีโซโนล-ฟอร์มอลดีไฮด์เจล เป็นวัสดุที่เป็นแหล่งกำเนิดคาร์บอนที่มีสภาพความพรุนสูงซึ่งสังเคราะห์ขึ้นครั้งแรกโดยPekala และคณะ ในปีค.ศ. 1989 และเมื่อนำไปเผาให้เป็นคาร์บอน (Carbonization) ภายใต้บรรยายกาศของก้าวในโครงเจลจะได้คาร์บอนที่มีรูพูนในช่วงเมโซโพร์ (Mesopore) ในสัดส่วนสูง จึงทำให้มีพื้นที่ผิวจำเพาะขนาดใหญ่ อีกทั้งมีความหนาแน่นต่ำ (น้ำหนักเบา) มีสมบัติต้านการนำความร้อนและไฟฟ้าที่ดี โดยรีโซโนล-ฟอร์มอลดีไฮด์เจลสามารถเตรียมได้จากกระบวนการ การ โซล-เจลโพลีค่อนเดนเซชันของรีโซโนล (R) กับ ฟอร์มอลดีไฮด์ (F) โดยมีตัวเร่งปฏิกิริยาชนิดกรดหรือด่าง (Acid or Basic catalysts) สำหรับกลไกหลักที่ใช้ในการสังเคราะห์รีโซโนล-ฟอร์มอลดีไฮด์เจลมี 2 กลไกหลักได้แก่ ปฏิกิริยาการเติม (Addition reaction) และปฏิกิริยาโพลีค่อนเดนเซชัน (Polycondensation) ดังรูปที่ 2.3

จากรูปที่ 2.3 แสดงกลไกการเกิดปฏิกิริยาที่เกี่ยวข้องในกระบวนการสังเคราะห์รีโซโนล-ฟอร์มอลดีไฮด์เจล ซึ่งสามารถอธิบายได้ดังนี้คือ ภายใต้สภาวะที่เป็นด่าง รีโซโนลจะถูกเปลี่ยน รีโซโนลออกแอนิโอน (Resorcinol anion) เนื่องจากสูญเสียประตอนหรือไฮโดroxิโอน ขั้นต่อมารีโซโนลแอนิโอนจะรวมตัวกับฟอร์มอลดีไฮด์ด้วยปฏิกิริยาการเติมเกิดเป็นอนุพันธ์ของไฮดรอกซิเมทิล (-CH<sub>2</sub>OH) ซึ่งมีความว่องไวต่อการเกิดปฏิกิริยามาก

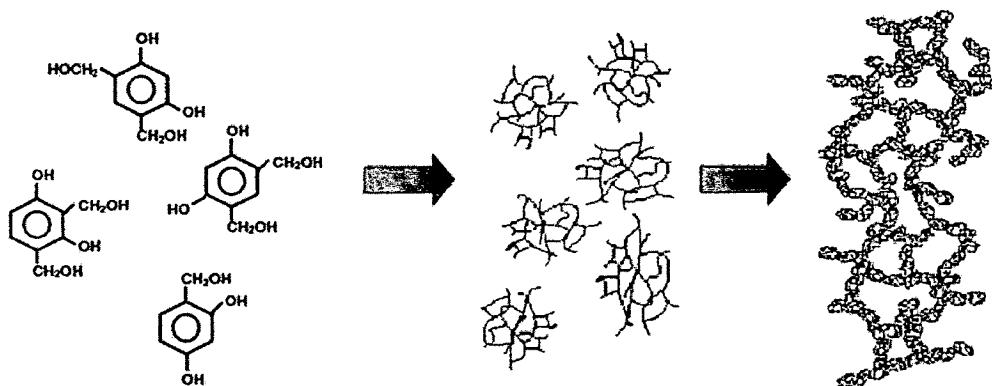
อนุพันธ์ของไฮดรอกซิเมทิล(-CH<sub>2</sub>OH) และสารตั้งต้นที่เหลือจะรวมตัวกันด้วยปฏิกิริยาโพลีค่อนเดนเซชัน (Polycondensation) และเชื่อมต่อกันด้วยหมู่เมทิล(-CH<sub>2</sub>) และหมู่เมทิลอิเทอร์ (-CH<sub>2</sub>OCH<sub>2</sub>) และรวมตัวกันเป็นกลุ่ม (Cluster) และเติบโตจนเป็นอนุภาคปฐมภูมิที่ยึดเกาะกันเป็นโครงร่างต่าข่าย 3 มิติ อย่างไรก็ได้ปฏิกิริยาการเติม กับปฏิกิริยาโพลีค่อนเดนเซชันจะเกิดขึ้นพร้อมกันในระบบ หลังเสร็จจากขั้นตอนนี้อนุภาคจะลดลงด้วยการเริ่มรวมตัวกันและถูกยึดกันในโครงสร้างของแข็งที่มานำเข้ามายังต่อกันจะมีลักษณะคล้ายกับสายรั้วอย่างมากดังในภาพที่ 2.4



(B) ปฏิกิริยาคุณเดนเซชัน

รูปที่ 2.3 กลไกการเกิดปฏิกิริยาที่เกี่ยวข้องในการสังเคราะห์ RFGeI

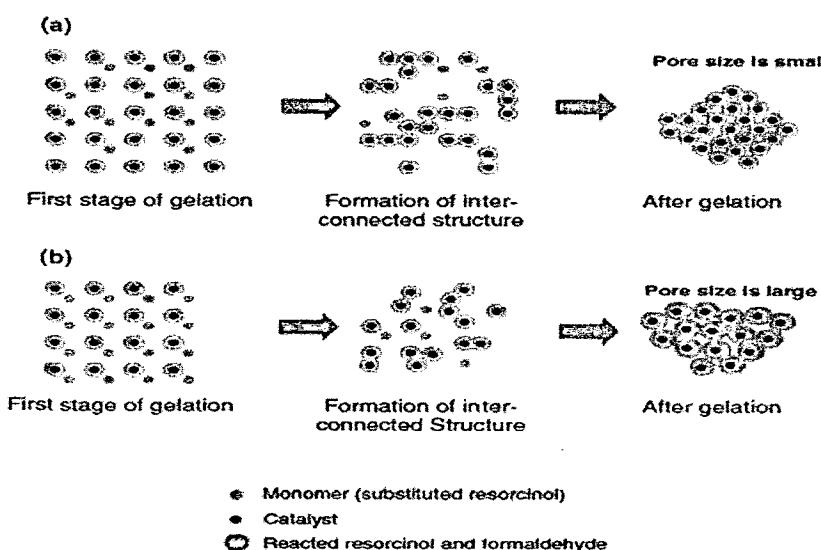
(Al-Muhtaseb และคณะ, 2003)



รูปที่ 2.4 อนุภาคที่เติบโตขึ้นของไฮดรอกซิ-ฟอร์มอลดีไซด์ มอนโอมอร์

(Al-Muhtaseb และคณะ, 2003)

จากการวิจัยที่ผ่านมาพบว่าการปรับเปลี่ยนสัดส่วนของตัวเร่งปฏิกิริยาชนิดด่างกับน้ำ หรือค่า C/W เป็นปัจจัยที่มีบทบาทสำคัญมากสำหรับโครงสร้างรูพื้นของรีโซชินอล-ฟอร์มอลดีไฮด์เจล (RF-gel) และรีโซชินอล-ฟอร์มอลดีไฮด์ คาร์บอนเจล (Carbon gel) ดังนั้นในปี 2002 Yamamoto และคณะได้ศึกษาการก่อตัวของโครงสร้างของ RF-gel โดยใช้โซเดียมคาร์บอเนตเป็นตัวเร่งปฏิกิริยา (C) และใช้น้ำ (W) เป็นตัวทำละลาย โดยทำการปรับเปลี่ยนสัดส่วนเชิงโมลของรีโซชินอล กับน้ำหรือค่า R/C และสัดส่วนของรีโซชินอลกับน้ำหรือ RW ให้อยู่ในช่วง 12.5 ถึง 200 โมลต่อโมล และ 0.125 ถึง 0.500 กรัมต่อลูกบาศก์เซนติเมตร ตามลำดับ โดยให้สัดส่วนของรีโซชินอลกับฟอร์มอลดีไฮด์หรือค่า R/F คงที่ที่ 0.500 กรัมต่อลูกบาศก์เซนติเมตร จากการทดลองพบว่า ในช่วงแรกนั้นอัตราการเติบโตของอนุภาคคลอลอยด์ (Growth rate of colloidal particles) ขึ้นอยู่กับสัดส่วนของตัวเร่งปฏิกิริยาชนิดด่างกับน้ำหรือค่า C/W ในสารละลายรีโซชินอล-ฟอร์มอลดีไฮด์ เริ่มแรก โดยเมื่อค่า C/W สูงขึ้น จะทำให้อัตราการเติบโตของอนุภาคคลอลอยด์สูงขึ้นด้วย แต่ในขณะเดียวกันอัตราการเติบโตของอนุภาคคลอลอยด์ในขั้นสุดท้ายจะมีค่าลดลงอีกด้วย และเมื่อศึกษาผลต่อเนื่องไปถึงลักษณะรูพื้นของรีโซชินอล-ฟอร์มอลดีไฮด์เจล (RF-gel) พบว่าที่ค่า C/W สูงขึ้น ขนาดรูพื้นจะมีขนาดเล็กลง นอกจากนี้ปริมาตรรูพื้นแบบเมโซกีมีค่าลดลงด้วย จึงได้มีการเสนอแนวคิดเกี่ยวกับบทบาทของค่า C/W ที่มีต่อกลไกการก่อตัวเป็นเจล ดังรูปที่ 2.5



รูปที่ 2.5 แนวคิดของกลไกการก่อตัวเป็นเจลของรีโซชินอล-ฟอร์มอลดีไฮด์เจล (a) กรณีที่มีค่า C/W ต่ำ (Yamamoto และคณะ, 2002)

แนวคิดของกลไกดังกล่าวอธิบายได้ว่า เมื่อปริมาณ CW มีค่ามาก ภายในได้สภาวะดังกล่าว เป็นการสนับสนุนการเกิดรีโซรซินอลแอนไอโอน (Resorcinol anion) ทำให้สามารถเร่งอัตราการเกิดปฏิกิริยาการเติมเป็นผลให้อัตราการเพิ่มจำนวนอนุพันธ์ของไฮดรอกซีเมทิล (-CH<sub>2</sub>OH) มีจำนวนมาก ทำให้มีการรวมกลุ่ม (Cluster) กันด้วยปฏิกิริยาโพลีคอนเดนเซชัน หรือเกิดเป็นอนุภาคก่อกำเนิด (Initiator Particle) จำนวนปริมาณมากในช่วงแรก ทำให้อนุภาคปฐมภูมิ (Primary Particle) ที่ได้มีขนาดเล็ก ผลที่ตามมาคือ อนุพันธ์ของไฮดรอกซีเมทิล (-CH<sub>2</sub>OH) ที่เกิดขึ้นที่หลังจะมีปริมาณที่น้อยลงและจะเข้ารวมตัวกับอนุภาคก่อกำเนิดที่มีอยู่ก่อนแล้วด้วยปฏิกิริยาโพลีคอนเดนเซชัน เป็นผลให้อนุภาคปฐมภูมิที่ได้มีขนาดเล็ก ด้วยเหตุนี้เจลที่ได้จะมีช่องว่างระหว่างอนุภาคที่เล็ก หรือมีขนาดรูปrunแบบเมโซที่เล็ก

ในทางตรงข้ามเมื่อค่า CW มีค่าลดลง อัตราการเกิดปฏิกิริยาการเติมจะช้าลง เนื่องด้วยปริมาณรีโซรซินอลแอนไอโอน (Resorcinol anion) เป็นผลให้อัตราการเพิ่มจำนวนอนุพันธ์ของไฮดรอกซีเมทิล (-CH<sub>2</sub>OH) มีจำนวนน้อย ทำให้มีการรวมกลุ่ม (Cluster) หรือ จำนวนอนุภาค ก่อกำเนิดมีปริมาณน้อยในช่วงแรก ผลที่ตามมาคือ อนุพันธ์ของไฮดรอกซีเมทิล (-CH<sub>2</sub>OH) ที่เกิดขึ้นที่หลังซึ่งมีปริมาณมากจะเข้ารวมตัวกับอนุภาคก่อกำเนิดที่มีอยู่ก่อนแล้วด้วยปฏิกิริยาโพลีคอนเดนเซชัน เป็นผลให้อนุภาคปฐมภูมิที่ได้มีขนาดเพิ่มขึ้น ด้วยเหตุนี้เจลที่ได้จะมีขนาดช่องว่างระหว่างอนุภาคใหญ่ หรือมีขนาดรูปrunแบบเมโซที่ใหญ่

จากข้างต้นจะเห็นได้ว่าการปรับเปลี่ยนค่า CW นั้นมีผลต่อลักษณะความเป็นรูปrunของ RF-gel และ Carbon gel ที่สังเคราะห์ได้อย่างเห็นได้ชัด นอกจากการปรับเปลี่ยนค่า CW แล้วยัง มีงานวิจัยอีกหลายข้อที่ศึกษาถึงผลของการปรับเปลี่ยนค่าอัตราส่วนเชิงโมลของรีโซรซินอลกับตัวเร่งปฏิกิริยา หรือค่า R/C ซึ่งพบว่า ค่ารัศมีสูงสุด ( $r_p$ , Peak radius) ที่ได้จากการกระจายขนาดรัศมีของรูปrun (Pore size distribution) จะมีค่าเพิ่มขึ้นเมื่อค่า R/C สูงขึ้น (Yamamoto และคณะ, 2002) เนื่องจากว่าปริมาณของสารตั้งต้นสูงขึ้นเมื่อเทียบกับปริมาณของตัวเร่งปฏิกิริยาทำให้มีการรวมกลุ่ม (Cluster) หรือ จำนวนอนุภาคก่อกำเนิดมีปริมาณน้อยในช่วงแรก เป็นผลให้อนุภาคปฐมภูมิที่ได้ในต่อมานมีขนาดเพิ่มขึ้น จากเหตุผลที่กล่าวไว้แล้วข้างต้น

ในงานวิจัยของ Jin และคณะในปี 2009 ได้ทำการสังเคราะห์อนุภาคคาร์บอนที่มีรูปrun ขนาดเมโซที่มีความเป็นระเบียบของรูปrun และศึกษาการควบคุมโครงสร้างรูปrun ที่ได้ โดยพบว่า โครงสร้างรูปrun และขนาดรูปrun ของอนุภาคคาร์บอนสามารถควบคุมได้โดยทำการปรับเปลี่ยนสัดส่วนของไตรบล็อกโคโพลิเมอร์ที่ใส่ในสภาวะการเติมต่อน้ำมันตัน โดยอนุภาคคาร์บอนที่เติมจาก รีโซรซินอล/ฟอร์มอลดีไฮด์ และพลูโรนิก F127 จะมีโครงสร้างเป็นแบบหลากรูปแบบ

รูพุนจะเพิ่มขึ้นจาก 4.7 เป็น 5.8 นาโนเมตรเมื่อเพิ่มอัตราส่วนโดยโมลของพลูโรนิค F127 ต่อ ไฮซินอลเป็น 0.0054 และเมื่อเพิ่มอัตราส่วนโดยโมลกันมีค่าเท่ากับ 0.0081 อนุภาคคาร์บอนจะเปลี่ยนโครงสร้างไปเป็นโครงสร้างแบบสามมิติที่มีลักษณะเหมือนด้านนอก

นอกจากนี้การปรับเปลี่ยนลักษณะโครงสร้างของวัสดุคาร์บอนรูพุนสามารถทำได้โดยการปรับเปลี่ยนค่าความเป็นกรด-ด่างในสภาวะเริ่มต้นของสารละลายดังเห็นในงานวิจัยของ JOB และคณะในปี 2004 ได้ทำการศึกษาค่าความเป็นกรด-ด่างของสารละลายในสภาวะเริ่มต้นที่มีอิทธิพลต่อลักษณะโครงสร้างของรูพุน โดยพบว่าค่าพื้นที่ผิวไม่ขึ้นกับค่าความเป็นกรด-ด่างในสภาวะเริ่มต้นของสารละลาย ในขณะที่ปริมาตรของว่างทั้งหมด (total void volume) มีค่าเปลี่ยนแปลงจาก 0.4 ไปเป็น 1.4 ลูกบาศก์เซนติเมตรต่อกรัมเมื่อค่าความเป็นกรด-ด่างลดลงจาก 6.25 เป็น 5.45 และเมื่อค่าความเป็นกรด-ด่างมีค่าสูงขึ้น (ค่าความเป็นกรด-ด่างเท่ากับ 6.5 และ 7.35) โครงสร้างรูพุนที่ได้ทั้งหมดจะเกิดการยุบตัวและทำให้วัสดุคาร์บอนเป็นคาร์บอนที่ไม่มีรูพุนทั้งหมด

## 2.2.2 การอบแห้ง (Drying processing)

การอบแห้งเป็นขั้นตอนที่สำคัญขั้นตอนหนึ่งในการเตรียมรูพุนโดยกระบวนการโซลเจล โพลีค่อนเดนเซชัน (Sol-gel Polycondensation) ซึ่งในแต่ละวิธีของการอบแห้งนั้นมีผลต่อลักษณะรูพุนของ RF-gel และ Carbon gel ที่ได้โดยส่วนใหญ่ที่ใช้ในการอบแห้งนั้นจะนิยมใช้กันอยู่ทั้งหมด 4 วิธี ดังนี้

การอบแห้งด้วยลมร้อน (Subcritical Drying) เป็นการระเหยสารละลายที่อยู่ในโครงสร้างของเจลด้วยลมร้อนที่ความดันบรรยายกาศ RF-gel ที่ได้จากการอบแห้งด้วยวิธีนี้จะเรียกว่า "RF xerogel" จากงานวิจัยที่ผ่านมาพบว่าการอบแห้ง RF-gel ด้วยวิธีนี้จะทำให้คุณสมบัติความเป็นรูพุนนั้นค่อนข้างดี เมื่อจากว่าจะเกิดการหดตัวของเจลอย่างมากขณะทำการอบแห้ง โดยขนาดของหดตัวนี้จะขึ้นอยู่กับอัตราเร็วของลมร้อนที่ใช้ในการอบแห้งและขนาดของ RF-gel ซึ่งขนาดของหดตัวจะสูงเมื่ออัตราเร็วของลมร้อนมีค่ามากหรือ RF-gel ที่นำมาอบแห้งนั้นมีขนาดใหญ่ (Al-Muhitaseeb และคณะ, 2003) แต่ถ้าให้อัตราเร็วของลมร้อนต่ำก็จะทำให้เวลาที่ในการอบแห้งนั้นนานขึ้นด้วย

การอบแห้งด้วยสภาวะเหนือวิกฤติ (Supercritical Drying) เป็นการทำให้สารละลายที่อยู่ในโครงสร้างของ RF-gel อยู่ในสภาวะเหนือวิกฤติหลังจากนั้นจะทำการปล่อยสารละลาย

(ก้าวบอนไดออกไซด์เหลว) อีกตัวหนึ่งที่มีแรงตึงผิวต่ำกว่าเข้าไปแทนที่แล้วปล่อยอากาศที่สภาวะเหนือวิกฤติที่อัตราเร็วต่ำ ๆ ตามเข้าไปเพื่อกำจัดสารละลายน้ำ(ก้าวบอนไดออกไซด์เหลว) ที่อยู่ในโครงสร้างของ RF-gel ออกไป โดย RF-gel ที่ได้จากการอบแห้งด้วยวิธีนี้จะเรียกว่า "RF aerogel" การอบแห้งนี้สามารถแก็บัญหาเรื่องการหดตัวของ RF gel หลังจากการอบแห้ง RF aerogel มีพื้นที่ผิวและปริมาตรมากถึง 1,400 ตารางเมตรต่อกรัมและ 1.4 ลูกบาศก์เมตรต่อกรัมตามลำดับ (Moreno-Castilla และคณะ, 2005) แต่วิธีนี้ใช้ต้นทุนค่อนข้างสูง

การอบแห้งแบบเยือกแข็ง (Freeze Drying) ใช้หลักการระเหิดตัวทำละลายออกจากรูพุนของ RF-gel โดยการทำให้สารละลายน้ำที่อยู่ในโครงสร้างของ RF-gel เกิดการแข็งตัวที่อุณหภูมิเย็นเยือก (Pre-Freezing) หลังจากนั้นทำการระเหิด (Sublimation) สารละลายออกมานะโดย RF-gel ที่ได้จากการอบแห้งด้วยวิธีนี้จะเรียกว่า "RF-cryogel" ซึ่งการอบแห้งด้วยวิธีนี้จะแก็บัญหาเรื่องการหดตัวของ RF-gel หลังการอบแห้งด้วย โดยพบว่า Carbon cryogel ที่ได้จากการอบแห้งด้วยวิธีนี้จะมีค่าพื้นที่ผิวของ RF cryogel ถึง 700 ตารางเมตรต่อกรัมและมีปริมาตรรูพุนสูงถึง 1.2 ลูกบาศก์เซนติเมตรต่อกรัม (Yamamoto และคณะ, 2002) และ (Baric' และคณะ, 2004) แต่พื้นที่ผิวจำเพาะและปริมาตรรูพุนแบบใหม่ของ Carbon cryogel จะมีค่าต่ำกว่า Carbon aerogel

### 2.2.3 การเผาให้เป็นคาร์บอน (Carbinization)

การเผาให้เป็นคาร์บอนเป็นขั้นตอนที่ทำให้สัดส่วนที่รีบิกิดการแตกตัวทางเคมีของสารที่ไม่ใช่คาร์บอน เช่น ออกซิเจน ในตอรเจน และไออกไซด์เจน ออกมานิรูปของแก๊สทำให้โครงสร้างที่เก็บจะเป็นคาร์บอนที่บริสุทธิ์ โดยการเผาในบรรยายกาศเดียวที่อุณหภูมิประมาณ 400-600 องศาเซลเซียส

สำหรับโครงสร้างของ RF-gel ที่ผ่านกระบวนการเผาให้เป็นคาร์บอน (Carbinization) เรียกว่า "Carbon gel" การเผาให้เป็นคาร์บอนของ RF-gel โดยส่วนมากแล้วมักกระทำในเตาเผาแบบท่อ (Tube Furnace) โดยมีก้าวเช่น ในตอรเจน ยีเลียม เป็นต้น ให้ผ่านด้วยอัตราการไหลเชิงปริมาตรคงที่และเพิ่มอุณหภูมิจากอุณหภูมิห้องไปจนถึงอุณหภูมิที่ต้องการ และจากงานวิจัยที่ผ่านมาพบว่าขั้นตอนในการเผาให้เป็นคาร์บอนนั้นมีผลต่อความเป็นรูพุนของ Carbon gel ที่ได้ ตั้งแต่รากที่ 2.1 ซึ่งแสดงสภาวะต่างๆในกระบวนการเผาให้เป็นคาร์บอนว่ามีผลต่อสัมบูรณ์สมบัติรูพุนของคาร์บอนเจลอ่อนย่างไร

ตารางที่ 2.1 การเปลี่ยนสภาวะการเผาให้เป็นคาร์บอนที่ส่งผลต่อลักษณะสมบัติรูป率ของ  
คาร์บอนเจล (Ritter และคณะ, 2003)

สภาวะที่ปรับเปลี่ยน	อิทธิพล
1. เมื่อเพิ่มอุณหภูมิการเผาให้เป็นคาร์บอน	-ลดองค์ประกอบของซีเจน -คาร์บอนเจลที่ได้มีพื้นที่ผิวลดลง -ปริมาณรูป率มีค่าลดลง -เพิ่มการกระจายขนาดรูป率ขนาดแมกโคร (Macropore Size Distribution) -เพิ่มการกระจายขนาดรูป率ขนาดเมโซ (Mesopore Size Distribution)
2. เพิ่มระยะเวลาการเผาให้เป็นคาร์บอน	-เพิ่มขนาดรูป率 ปริมาตร และพื้นที่ผิว

จากที่การเผาให้เป็นคาร์บอนเป็นการกลั่นสลายของสารอินทรีย์เพื่อเพิ่มปริมาณคาร์บอนในสารอินทรีย์ โดยจะเกิดการหักออกของโมเลกุลตรงบริเวณที่มีพันธะอ่อน ทำให้กสุ่นโมเลกุลที่เป็นวงแหวนแตกออกจากการเผาเพิ่มกثุ่มๆ จำนวนมาก ผลให้เกิดรูป率และช่องว่างภายใน Carbon gel ซึ่งการจัดเรียงตัวของคาร์บอนจะตามจะเปลี่ยนแปลงไปตามอุณหภูมิที่เผาทำให้สมบัติความเป็นรูป率ของ Carbon gel ที่ได้แตกต่างกัน โดยส่วนมากจะใช้อุณหภูมิในช่วง 600-2100 องศาเซลเซียส (Yamamoto และคณะ, 2002)

ผลของการเผาให้เป็นคาร์บอนนั้นทำให้รูป率แบบแมกโครของ Carbon gel นั้นลดลงเนื่องจากการหดตัวของ RF-gel แต่จะทำให้รูป率แบบไมโครและเมโซเพิ่มขึ้น ซึ่งทำให้พื้นที่ผิวจำเพาะของ Carbon gel นั้นเพิ่มขึ้นด้วย (Tamon และคณะ, 1998)

### 2.3 ไอโซเทอร์มการดูดซับ-คายซับในไตรเจน (Sing และคณะ, 1982)

เมื่อของแข็งถูกปักคลุมด้วยของเหลวแล้วของเหลวที่ถูกดูดซับจะเป็นฟังก์ชันกับคุณสมบัติทางเคมีของของเหลว (Adsorptive) และของแข็ง (Adsorbent) รวมไปถึงคุณสมบัติทางกายภาพของระบบเช่น ความดัน อุณหภูมิ และปริมาตร

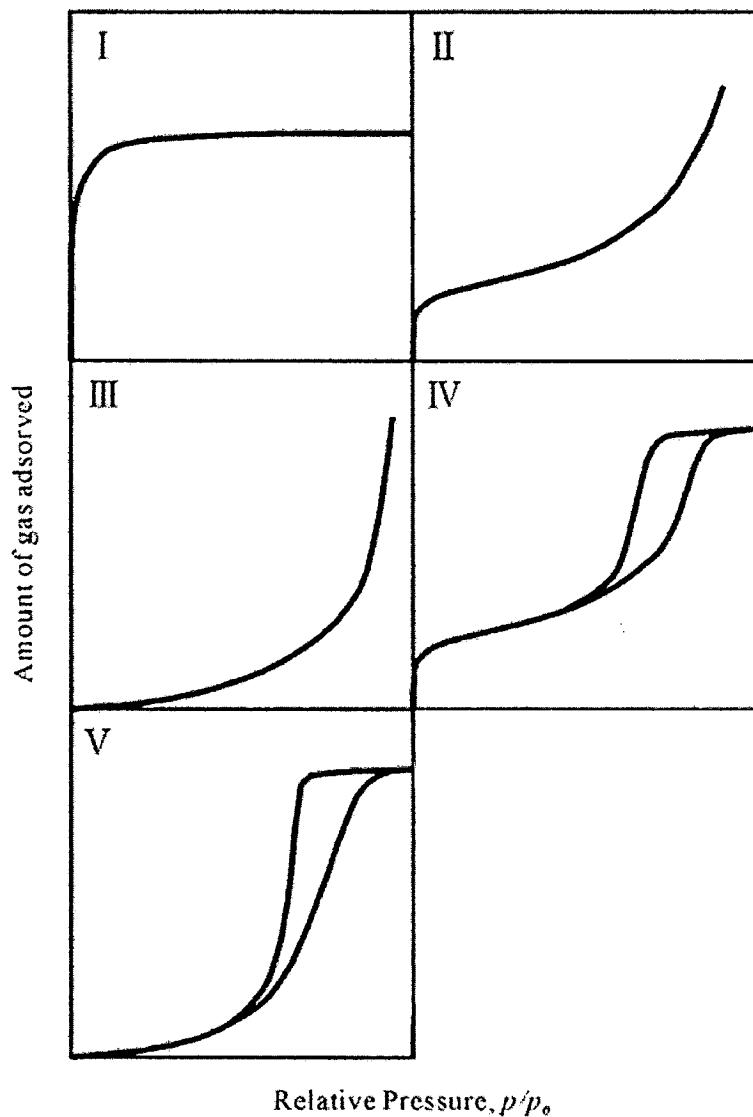
เมื่อบันทึกค่าระหว่างปริมาตรของของในหลอดที่ถูกดูดซับหรือมวลของของในหลอดที่ถูกดูดซับกับความดันสัมพัทธ์ (Relative Pressure) เราจะเรียกว่าความสัมพันธ์ที่ได้ว่า ไอโซเทอร์มการดูดซับ – คายชับของในต่อเจนที่สามารถแบ่งประเภทเป็น 5 แบบตามหลักของ IUPAC ดังรูปที่ 2.6 ซึ่งไอโซเทอร์มการดูดซับ – คายชับของในต่อเจนแต่ละแบบสามารถบอกลักษณะสมบัติรูปนูนของวัสดุได้ดังต่อไปนี้

แบบที่ 1(Type I) ซึ่งจะบ่งบอกว่าลักษณะสมบัติรูปนูนของวัสดุเป็นวัสดุที่มีรูปนูนในช่วงไมโครโพร์ (Micropore) เท่านั้น ลักษณะของเส้นไอโซเทอร์มจะเป็นรูปเส้นโค้งค่ำโดยสันโค้งที่ความดันต่ำมาก ๆ จะมีความชันมากเนื่องจากไม่เกิดขึ้นถูกดูดซับ (Adsorbend) จะเริ่มนูกดูดซับลงในรูปนูนในช่วงไมโครโพร์และจะเริ่มเป็นระนาบทนานกับแกนนอนเมื่อความดันสูงขึ้นเนื่องจากรูปนูนในช่วงไมโครโพร์เต็มไปด้วยไมเลกุลตัวถูกดูดซับแล้ว

แบบที่ 2(Type II) ลักษณะของเส้นโค้งไอโซเทอร์มจะเป็นเส้นโค้งค่ำในช่วงความดันต่ำซึ่งเกิดจากอิทธิพลของการดูดซับของรูปนูนในช่วงไมโครโพร์และจะกล้ายเป็นเส้นโค้งหงายหรือมีการดูดซับเพิ่มขึ้นเมื่อความดันมีค่าสูงขึ้นซึ่งเกิดขึ้นจากการดูดซับแบบ Multilayer หรือเกิดการซ้อนทับกันของของไมเลกุลตัวถูกดูดซับและเส้นการดูดซับจะซ้อนทับกับเส้นการคายชับ ซึ่งไอโซเทอร์มแบบที่ 2 บ่งบอกถึงลักษณะสมบัติรูปนูนของวัสดุว่าเป็นวัสดุที่ไม่มีรูปนูนหรือมีรูปนูนที่มีขนาดแมกโครโพร์ (Macropore)

แบบที่ 4(Type IV) ลักษณะของเส้นโค้งไอโซเทอร์มจะคล้ายกับแบบที่ 2 (Type II) เพียงแต่ความดันสูงเส้นโค้งของการคายชับจะไม่ซ้อนทับกับเส้นโค้งของการดูดซับซึ่งจะเรียกว่า Hysteresis Loop เนื่องมาจากการเกิดปรากฏการณ์ Capillary Condensation ซึ่งเป็นปรากฏการณ์ที่เกิดภายในรูปนูนขนาดเมโซโพร์ (Mesopore) ไอโซเทอร์มแบบที่ 4 จึงบ่งบอกถึงการมีรูปนูนเมโซโพร์ (Mesopore) ภายในวัสดุ

แบบที่ 3 (Type III) และ 5 (Type V) ลักษณะของเส้นโค้งจะเป็นเส้นโค้งหงาย ซึ่งไอโซเทอร์มแบบที่ 3 จะไม่มี Hysteresis Loop ในขณะที่แบบที่ 5 ปรากฏ Hysteresis Loop ซึ่งไอโซเทอร์มแบบที่ 3 บ่งบอกถึงลักษณะสมบัติรูปนูนของวัสดุว่าเป็นวัสดุที่ไม่มีรูปนูนหรือมีรูปนูนที่มีขนาดแมกโครโพร์ (Macropore) ส่วนไอโซเทอร์มแบบที่ 5 บ่งบอกว่าเป็นวัสดุที่มีรูปนูนขนาดในไมโครโพร์ (Micropore) หรือเมโซโพร์ (Mesopore)

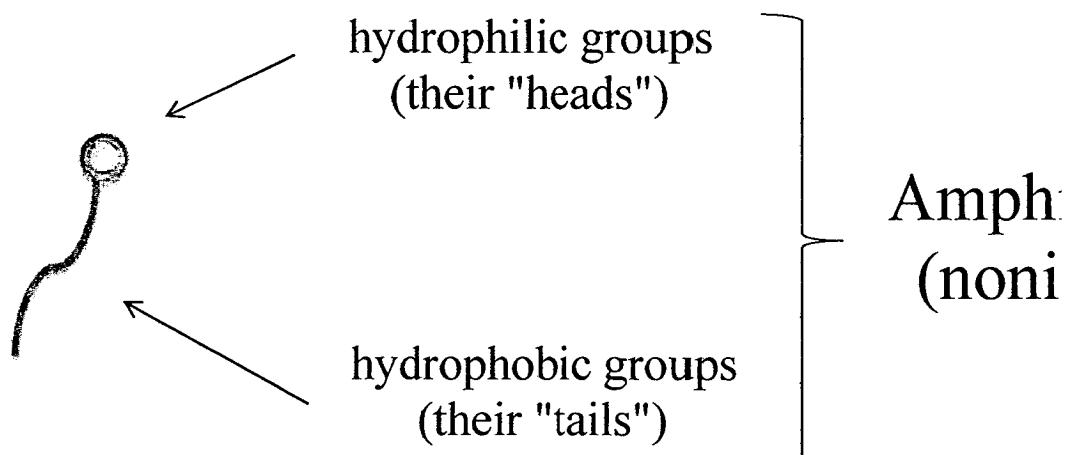


รูปที่ 2.6 ลักษณะต่าง ๆ ของไอโซเทอร์มการดูดซับ – คายซับ ตามหลักของ IUPAC

(Sing และคณะ, 1982)

#### 2.4 การให้โมเลกุลหน่วยย่อของว่างตัวเข้าด้วยกันอย่างเป็นระเบียบด้วยตัวเอง (self-assembly) (Brinker และคณะ, 1999)

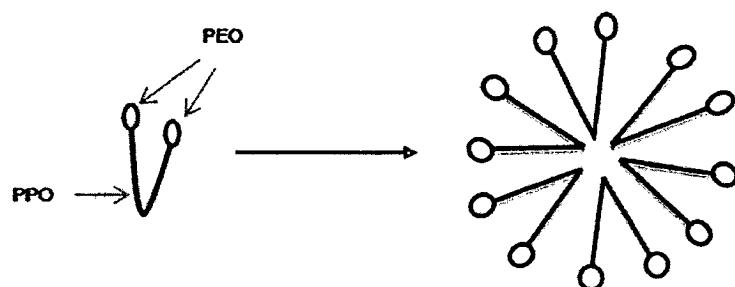
กระบวนการที่เป็นไปในลักษณะของการสังเคราะห์ โดยให้โมเลกุลหน่วยย่อของว่างตัวเข้าด้วยกันอย่างเป็นระเบียบด้วยตนเองได้ด้วย (self-assembly) ถูกให้ความหมายไว้ว่า "เป็นการประกอบตัวของโมเลกุลหน่วยย่อยให้วางตัวอย่างเป็นระเบียบได้เอง เพื่อก่อสร้างเป็นโครงสร้างหนึ่งที่มีความเสถียร โดยไม่ต้องทำให้เกิดการสร้างพันธะเคมีเดนต์ระหว่างกัน" อธิบายให้ง่ายได้ว่าเป็นลักษณะการก่อตัวขึ้นมาของโครงสร้างโมเลกุลโดยการจับตัวกันของแต่ละหน่วยย่อย ซึ่งไม่ต้องอาศัยการสร้างพันธะเคมีเดนต์เพื่อเชื่อมต่อแต่อย่างใด แต่อาศัยนั่งร้านเป็นสิ่งช่วยในการสังเคราะห์ และเมื่อประกอบตัวกันเสร็จแล้วนั่งร้านก็จะถูกคงดูดกันได้เอง (นั่งร้านที่ถูกนำมาใช้เพื่อช่วยก็คือโมเลกุลต่างๆ นั่นเอง) ซึ่งกระบวนการของการประกอบตัวเองได้ในธรรมชาตินั้น จะนำไปสู่โครงสร้างที่มีลักษณะการจัดเรียงตัวที่เป็นไปได้หลากหลายรูปแบบ จนกระทั่งได้พบกับสภาพแวดล้อมของจุดต่ำสุดของอุณหภูมิ (Thermodynamic) ซึ่งจะทำให้เกิดปฏิกิริยาที่จะกำหนดรูปทรงเฉพาะคณิตของโครงสร้างโมเลกุลสุดท้ายขึ้นมาได้ โดยทั่วไปได้แก่โมเลกุลสารลดแรงตึงผิวและ amphiphilic (Amphiphilic surfactant molecules) หรือพอลิเมอร์ (Polymers) ที่ประกอบด้วยส่วนที่ชอบน้ำ (Hydrophilic part) เนื่องจากมีคุณสมบัติที่มีข้า และ ส่วนที่ไม่ชอบน้ำ (Hydrophobic part) เนื่องจากมีคุณสมบัติที่ไม่มีข้า ดังรูป 2.7



รูปที่ 2.7 แบบจำลองลักษณะโครงสร้างของสารลดแรงตึงผิวประเภท Amphiphilic  
(Brinker และคณะ, 1999)

การให้โมเลกุln่วยย่อของสารอินทรีย์ทางด้านเข้าด้วยกันอย่างเป็นระเบียบด้วยตัวเองจะนำมาประยุกต์เพื่อใช้สังเคราะห์วัสดุかるบอนที่มีรูพุนโดยวิธีการเผาให้เป็นかるบอน วัสดุかるบอนที่มีรูพุนสามารถสังเคราะห์ได้จากการเกิดเป็นโพลิเมอร์ของมอนอเมอร์สารอินทรีย์ซึ่งจะมีทั้งส่วนที่ไม่ชอบน้ำและส่วนที่ชอบน้ำ โดยส่วนในปัจจุบันคงประกอบของสารผสมสามชนิด ได้แก่ สารลดแรงตึงผิว/น้ำหนื้นตัวทำละลาย/มอนอเมอร์สารอินทรีย์ เช่น การสังเคราะห์วัสดุかるบอนที่มีรูพุนแบบเมโซจากการให้โมเลกุln่วยย่อของสารอินทรีย์ทางด้านเข้าด้วยกันอย่างเป็นระเบียบด้วยตัวเองของไตรบล็อกโคลอฟอร์ชันิดโพลิเมอร์ (Poloxamers) ในสารละลายน้ำ นอกจานี้ในปี 2009 ได้ทำการสังเคราะห์かるบอนที่มีรูพุนแบบเมโซที่มีการจัดเรียงตัวแบบเป็นระเบียบโดยวิธีที่ให้โมเลกุln่วยย่อของสารอินทรีย์ทางด้านเข้าด้วยกันอย่างเป็นระเบียบด้วยตัวเองโดยใช้รีไซนอล/ฟอร์มอลดีไฮด์และไตรบล็อกโคลอฟอร์สองชนิด (พลูโรนิก F127 และ P123) เป็นแม่แบบชนิดซอฟท์ (soft template) เมื่อจากสามารถทำการกำจัดได้ง่าย

ในสารละลายน้ำที่ให้น้ำเป็นตัวทำละลาย (Aqueous solution) เมื่อเพิ่มความเข้มข้นของสารลดแรงตึงผิว โมเลกุlnของสารลดแรงตึงผิวจะเริ่มจับกันเองเป็นกลุ่มเรียกว่าไมเซลล์ โดยส่วนที่ไม่มีขั้นตอนโมเลกุlnนเข้าหากันเองแล้วหันส่วนที่มีขั้นตอนเข้าหากันวัฏการนัดดังแสดงในรูปที่ 2.8 ความเข้มข้นที่สารลดแรงตึงผิวเริ่มจับกันเป็นไมเซลล์เรียกว่า ความเข้มข้นวิกฤตของการเกิดไมเซลล์ (Critical micelle concentration (CMC)) พบร่วมสารลดแรงตึงผิวส่วนใหญ่ที่มีสายโซ่ไฮโดรคาร์บอนเป็นส่วนของโครงสร้างที่ไม่มีขั้นตอนโมเลกุlmักมีความเข้มข้นวิกฤตของการเกิดไมเซลล์อยู่ในช่วง  $10^{-4}$ - $10^{-2}$  มิลาร์ (Pompen, 2005)



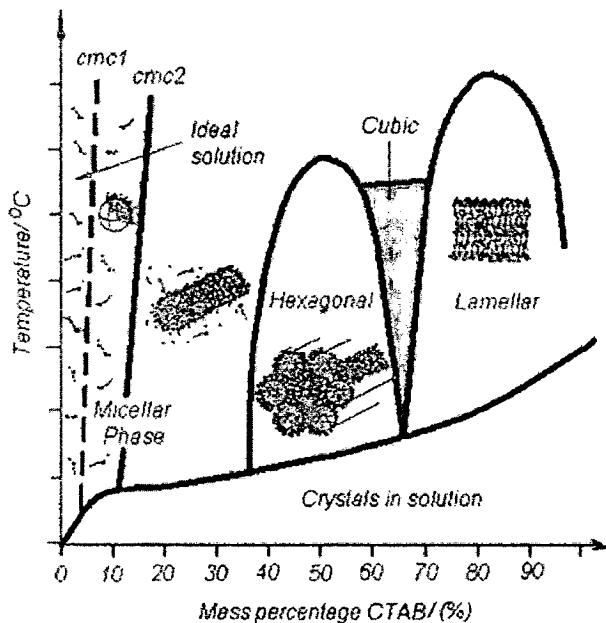
รูปที่ 2.8 รูปแบบเบื้องต้นของสารกลุ่ม Pluronic® (PEO-PPO-PEO) ในรูปแบบไมเซลล์

(Nakashima และคณะ, 2006)

พบว่าการเกิดไมเซลล์นั้นขึ้นกับคุณสมบัติของสารลดแรงตึงผิวที่ใช้ในการเตรียมสารลด

แรงตึงผิวที่มีสายโซ่ไฮโดรคาร์บอนยาวເຊື່ອຕ້ອກາຮົດໄມ່ເຫຼີດເມື່ອເຫັນກັບສາທີ່ມີສາຍໂຫ້ໄຂໂດກາຣົບອນສັ້ນໂດຍສັງເກດຈາກສາຮລັດແຮງຕຶງຜົວທີ່ມີສາຍໂຫ້ໄຂໂດກາຣົບອນຍາວມີຄ່າຄວາມເຂັ້ມຂັ້ນ ວິກຖຸດຂອງກາຮົດໄມ່ເຫຼີດທີ່ດໍາກ່ວາພວກທີ່ມີສາຍໂຫ້ໄຂໂດກາຣົບອນສັ້ນ ກາຮົດເຕີມເກລືອງໃນສາຮລະລາຍ ຂອງສາຮລັດແຮງຕຶງຜົວມີຜລທຳໃຫ້ຄວາມເຂັ້ມຂັ້ນວິກຖຸດຂອງກາຮົດໄມ່ເຫຼີດຕໍ່າລັງ ຈຶ່ງແສດງວ່າຮບມີກາຮົດໄມ່ເຫຼີດໄດ້ເຊື່ອໜີ້ພັ້ນນີ້ເນື່ອຈາກເກລືອ້ອ່າຍດແຮງພັກກັນຮ່ວງປະຈຸຂອງສ່ວນທີ່ມີຂ້າບນີ້ເລຸກສາຮລັດແຮງຕຶງຜົວທຳໃຫ້ຈັບກັນເປັນໄມ່ເຫຼີດໄດ້ເຊື່ອໜີ້ ແລະ ຈຳນວນໄມ້ເລຸກສາຮລັດແຮງຕຶງຜົວທີ່ຈັບກັນໃນແຕ່ລະໄມ່ເຫຼີດເພີ່ມຂຶ້ນຕາມຄວາມເຂັ້ມຂັ້ນຂອງເກລືອ້ທີ່ເຕີມລົງໄປ ສ່ວນກາຮົດເຕີມແອລກອອຂອລ໌ທີ່ມີໂມເລຸກໝາດເລັກທຳໃຫ້ຄ່າຄວາມເຂັ້ມຂັ້ນວິກຖຸດຂອງກາຮົດໄມ່ເຫຼີດສູງຂຶ້ນເນື່ອຈາກແອລກອອຂອລ໌ໄປລົດພັນຮະນີ້ຂອບນໍ້າ (Hydrophobic bonding) ແຕ່ດ້າຕີມແອລກອອຂອລ໌ທີ່ມີໂມເລຸກຢາວ (Long chain alcohol) ຈະທຳໃຫ້ຄວາມເຂັ້ມຂັ້ນວິກຖຸດຂອງກາຮົດໄມ່ເຫຼີດລົດລົງ ນອກຈາກນີ້ອຸ່ນໝົມ ຄວາມເຂັ້ມຂັ້ນຂອງສາຮລັດແຮງຕຶງຜົວທີ່ໃຊ້ ແລະ ຄວາມສ້າງຂອງສາຮລັດແຮງຕຶງຜົວມີຜລທີ່ອັກສະນະງູປ່າງ ແລະ ຈຳນວນໄມ້ເລຸກສາຮລັດແຮງຕຶງຜົວໃນແຕ່ລະໄມ່ເຫຼີດຕ້ວຍ ໂດຍງູປ່າງຂອງໄມ່ເຫຼີດສາມາຮັດເປີ່ຍືນຈາກທຽບກລນໄປເປັນທຽບ ຮີ່ຂອງທຽບກະບອກເປັນຕົ້ນ (Pompen, 2005) ອຍ່າງໄວ້ກໍຕາມດ້າເພີ່ມຄວາມເຂັ້ມຂັ້ນຂອງສາຮລັດແຮງຕຶງຜົວ ແນີ້ອຳກ່ວາຄ່າ CMC ຄວາມສ້າງຂອງໄມ່ເຫຼີດ (Micelles) ຈະເກີດງູປ່າບໂຄງສ້າງທີ່ແຕກຕ່າງກັນໄປ ຈຶ່ງຂຶ້ນອູ່ກັບຄວາມເຂັ້ມຂັ້ນແນີ້ອກຮ່າຄ່າ CMC ໃນ ຂະນັນ ສາມາຮັດອົບຍາກລໄກທີ່ເກີດຂຶ້ນແສດງດັງງູປ່າທີ່

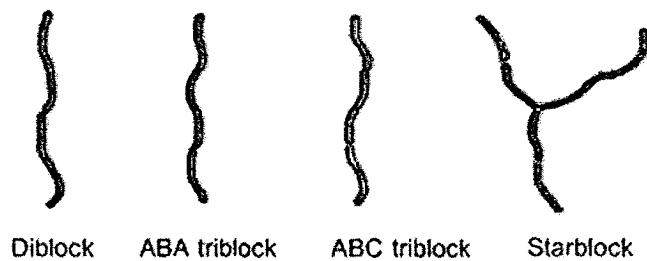
### 2.9 ເປັນແພນກາພູປ່າບໂຄງສ້າງໄມ່ເຫຼີດທີ່ຄວາມເຂັ້ມຂັ້ນຕ່າງກັນຂອງ Cetyl Trimethyl Ammonium Bromide (CTAB) ຈຶ່ງຄ່າ CMC ລື້ອປົນສົມບົດໃຈພະຕັກຂອງສາຮລັດແຮງຕຶງຜົວແຕ່ລະໜີດຕ້ວຍ



รูปที่ 2.9 แผนภาพแบบโครงสร้างไมโครเลสที่ความเข้มข้นต่างกัน ของ Cetyl Trimethyl Ammonium Bromide (CTAB) (Brinker และคณะ, 1999)

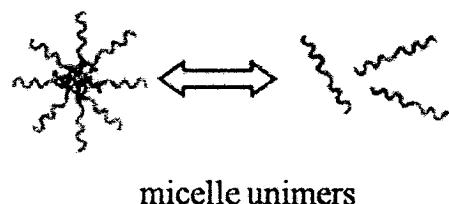
## 2.5 บล็อกโคลพอลิเมอร์ (Block copolymer)

พอลิเมอร์ชนิดนี้จะประกอบไปด้วยพอลิเมอร์สองส่วน (Block) หรือมากกว่าที่มาเชื่อมต่อ กันด้วยการจัดเรียงตัวที่แน่นอน บล็อกโคลพอลิเมอร์สามารถจำแนกได้ตามจำนวนของบล็อกต่อ หนึ่งโมเลกุล บล็อกโคลพอลิเมอร์ที่มีจำนวนสอง, สาม และมากกว่าขึ้นไปจะเรียกว่า ไอบล็อก ไตรบล็อก และมัลติบล็อกตามลำดับ ยกตัวอย่างเช่น ABC เป็นไอบล็อกโคลพอลิเมอร์ที่เป็นเส้นตรง (อาจเรียกเตอร์พอลิเมอร์) จะประกอบไปด้วยสามมอนомнอมอเรอร์ที่แตกต่างกัน ในขณะที่ ABA เป็นไตรบล็อกโคลพอลิเมอร์เส้นตรงมีสองมอนомнอมอเรอร์คือมอนомнอมอเรอร์ A และมอนомнอมอเรอร์ B (Nakashima และคณะ, 2006) แสดงลักษณะการจัดเรียงตัวโคลพอลิเมอร์แบบบล็อกดังรูปที่ 2.10



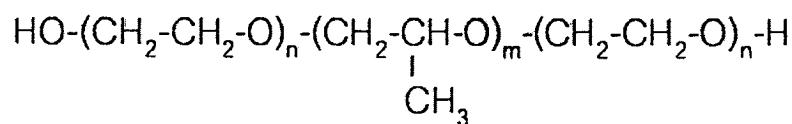
รูปที่ 2.10 ลักษณะการจัดเรียงตัวโคพอลิเมอร์แบบบล็อก (Block copolymer) (Nakashima และคณะ, 2006)

ไม่เลกุลบล็อกโคพอลิเมอร์นี้อาจไม่เรียกว่าเป็นสารลดแรงตึงผ้าเมื่อพากมันมีแนวโน้มที่จะรวมตัวกันที่ขอบเขตของสองวัյภาก (Letchford และคณะ, 2007) เมื่อยื่นในสารละลายที่มีน้ำเป็นตัวทำละลาย ไม่เลกุลบล็อกโคพอลิเมอร์จะจัดเรียงศูนย์กลางตัวเองโดยบล็อกที่ไม่ขอบน้ำจะถูกกำจัดออกจากส่วนที่มีน้ำหรือข้าวที่อยู่แวดล้อม เพื่อที่จะทำให้อยู่ในสภาพที่มีพลังงานอิสระน้อยที่สุด เมื่อความเข้มข้นของพอลิเมอร์ในสารละลายมีค่าเพิ่มขึ้น พลังงานอิสระของระบบจะเพิ่มขึ้นด้วยเนื่องจากปฏิกิริยาที่ไม่เป็นที่ต้องการระหว่างไมเลกุลน้ำและหมู่ที่ไม่ขอบน้ำของพอลิเมอร์ ส่งผลต่อโครงสร้างของสิ่งแวดล้อมรอบๆ น้ำ และต่อมาเอนโทรปีจะมีค่าลดลง ที่ซึ่งความเข้มข้นค่านี้ ไมเลกุลหลายๆตัวของพอลิเมอร์จะเกิดการจัดเรียงตัวด้วยตัวเองกลايไปเป็นอนุภาคที่มีขนาดคอลลอยด์ เรียกว่าไมเซล (micelles) และเทอร์มของความเข้มข้นวิกฤติจะเรียกว่าความเข้มข้นไมเซลวิกฤต (critical micelle concentration (CMC)) แม้ว่าไมเซลจะถูกจัดว่าเป็นคอลลอยด์ แต่พากมันไม่ได้เป็นอนุภาคของแท้ น้ำ เมื่อความเข้มข้นถูกเจือจากจนมีค่าต่ำกว่า CMC ไมเซลสามารถที่สลายการจัดเรียงตัวได้ โดยอัตราการสลายการจัดเรียงตัวจะขึ้นอยู่กับโครงสร้างของไมเลกุลและปฏิกิริยาระหว่างพันธะ ในบางกรณีที่เริ่มมีปฏิกิริยาทางพิสิกส์เกิดขึ้นระหว่างพันธะในแกนไมเซล ทำให้สามารถที่จะต้านทานต่อการสลายการจัดเรียงตัวได้ ถ้าความเข้มข้นของพอลิเมอร์ในสารละลายมีค่าสูงกว่า CMC ไมเซลจะมีความเสถียรอยู่ในเทม莫ไดนามิคระหว่างการจัดเรียงตัวและสลายการจัดเรียงตัว การรวมตัวของโคพอลิเมอร์ภายใต้สมดุลไดนามิกด้วยมอนโอมอร์แสดงไว้ในรูปที่ 2.11



รูปที่ 2.11 การรวมตัวของโคลพอลิเมอร์ภายใต้สมดุลไดนามิกด้วยมอนโอมอร์  
(Letchford และคณะ, 2007)

โดยทั่วไปในเซลจะมีเส้นผ่านศูนย์กลางอยู่ในช่วงระหว่าง 10 ถึง 100 นาโนเมตร และจะจัดแบ่งประเภทโดยอาศัยโครงสร้างแกน - เปล็อกที่ซึ่งเกิดจากส่วนที่ไม่ชอบน้ำสร้างจะสร้างแกนอยู่ข้างในและถูกล้อมรอบด้วยส่วนที่ชอบน้ำของโมเลกุลโคลพอลิเมอร์ (Letchford และคณะ, 2007) ชนิดของบล็อกโคลพอลิเมอร์ที่มีความน่าสนใจคือ poly(ethylene oxide)-poly(propylene oxide)-poly(ethylene oxide), PEO-PPO-PEO triblock copolymers ดังแสดงโครงสร้างตามรูปที่ 2.12 ซึ่งจะถูกจำแนกภายใต้ชื่อ Pluronics® (BASF) และเป็นที่รู้จักในชื่ออื่น ๆ เช่น Proxanols, Synperonics, Poloxamers (Nakashima และคณะ, 2006)

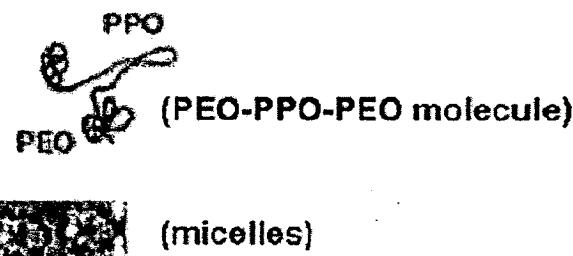


รูปที่ 2.12 โครงสร้างของ PEO-PPO-PEO triblock copolymers

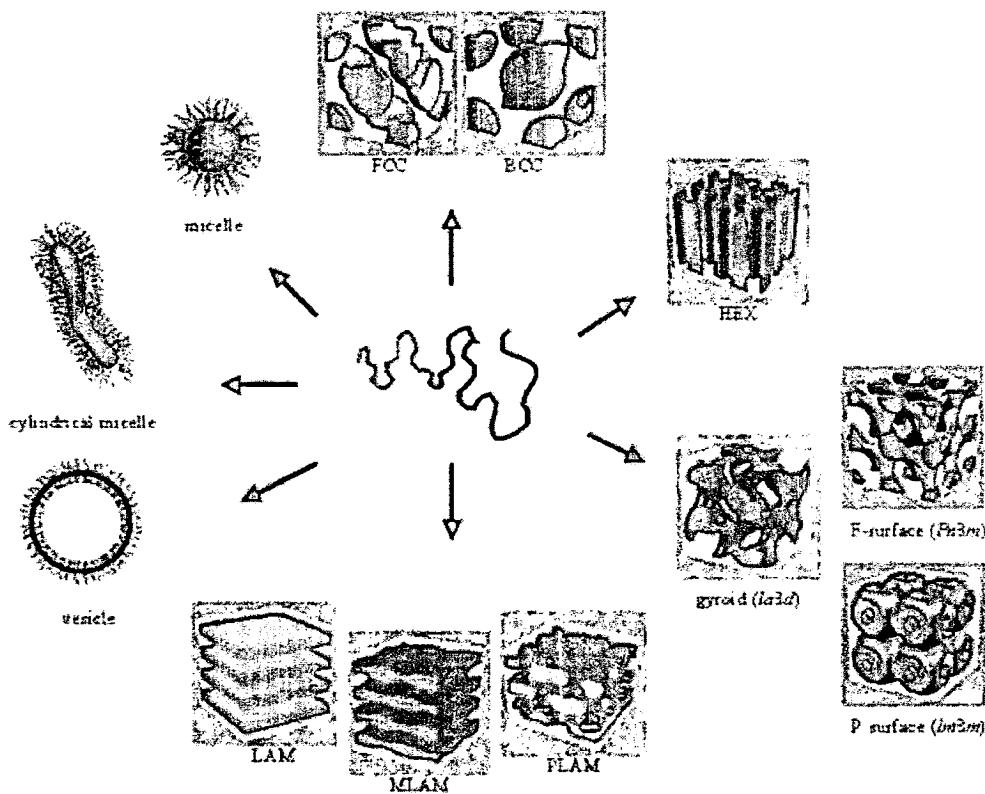
สำหรับ Pluronics® (BASF) บล็อกโคลพอลิเมอร์นี้มีอักษรตัวอักษรให้อธิบายคุณสมบัติทางฟิสิกส์ของผลิตภัณฑ์ 'L' สำหรับของเหลว, 'P' สำหรับ paste, 'F' สำหรับของแข็ง ตัวเลขตัวแรกในการอักษรแบบเชิงจำนวนจะถูกคูณด้วย 300 ซึ่งให้เห็นน้ำหนักโมเลกุลโดยประมาณของส่วน PO ที่ไม่ชอบน้ำ ตัวเลขตัวสุดท้ายเมื่อถูกคูณด้วย 10 จะซึ่งให้เห็นถึงส่วนประกอบ EO ทั้งหมดในโมเลกุลโดยประมาณ ยกตัวอย่างเช่น พลูโรนิก F68 เป็นของแข็งน้ำหนักโมเลกุลของขั้วที่ไม่ชอบน้ำมีค่า 1,800 โดยประมาณ ( $6 \times 300$ ) ส่วนที่ชอบน้ำ (ส่วน EO) มีค่าประมาณ 80% ของโมเลกุลโดยน้ำหนัก ( $8 \times 10$ ) พลูโรนิก F127 เป็นของแข็งน้ำหนักโมเลกุลของ

ข้าวที่ไม่ขอบน้ำมีค่า 3,600 (12x300) โดยประมาณ และส่วนที่ขอบน้ำ (ส่วนEO) มีค่าประมาณ 70% (7x10) ของไม่เลกุล

การเกิดไมเมเซลของ PEO-PPO-PEO ในสารละลายน้ำมีการศึกษาโดยหลายวิธี เช่น การวัดแรงดึงผิว การวัดความหนืด และฟลูออเรสเซนซ์ (fluorescence) (Nakashima และคณะ (2006)) การสร้างแกน-เปลือกของไมเมเซลจะเกิดจากบล็อก PPO ที่ไม่ขอบน้ำจะอยู่ตรงกลางเป็นแกนและถูกล้อมรอบด้วยเปลือกนอกของ PEO ที่ขอบน้ำเป็นบล็อกสุดท้าย ลักษณะการเกิดเป็นไมเมเซลของพันธะโพลิเมอร์แสดงไว้ดังรูปที่ 2.13 โครงสร้างของการให้ไมเลกุลน่วยย่ออย่างตัวเข้าด้วยกันอย่างเป็นระเบียบด้วยตัวเองของบล็อกโพลิเมอร์และสารลดแรงดึงผิวสามารถเปลี่ยนแปลงจากไมเมเซลทรงกลมไปเป็นไมเมเซลทรงกระบอกไปเป็นลาเมลล่า (Lamellae) หรือโครงสร้างที่ซับซ้อนขึ้นๆ ในสารละลายที่มีความเข้มข้นสูงขึ้น ดังแสดงในรูปที่ 2.14



รูปที่ 2.13 การเกิดไมเมเซลของไตรบล็อกโพลิเมอร์ชนิด (PEO-PPO-PEO) (Soler-Illia และคณะ, 2000)



รูปที่ 2.14 โครงสร้างของบล็อกโพลิเมอร์ที่จัดเรียงตัวด้วยตัวเอง (Aegerter และคณะ, 1989)

## 2.6 การอบแห้งแบบพ่นฟอย (Spray Drying)

ในปัจจุบันเทคนิคการอบแห้งแบบพ่นฟอยได้ถูกนำมาประยุกต์ใช้กันอย่างกว้างขวาง โดยเทคนิคนี้จะใช้เพื่ออบแห้งสารที่มีน้ำเป็นส่วนประกอบ เช่น สารละลายอินทรีย์ อีมัลชัน เป็นต้น ในอุตสาหกรรมเคมีและอุตสาหกรรมอาหารจะใช้เทคนิคการอบแห้งแบบพ่นฟอยเพื่อผลิต นมผง ไข่ ผง อาหารเด็ก เนื้อวัวสกัด โปรตีน ผลิตภัณฑ์ยา เช่น ยาสมุนไพร ผงอุตสาหกรรมเคมี เช่น การผลิตเกลือของแมกนีเซียม เป็นต้น การอบแห้งแบบพ่นฟอยสามารถใช้เพื่อการถนอมอาหารได้โดยการอบแห้งสามารถทำได้อย่างรวดเร็ว โดยเป็นการเปลี่ยนรูปของสายป้อน (Feed) จากของไหลให้อยู่ในรูปของผงแห้งโดยการพ่นฟอยสายป้อนเข้าสู่ตัวกลางอบแห้งความร้อน (Hot drying medium) การศึกษาด้านค่าวาและพัฒนาในช่วงหลายปีที่ผ่านมาส่งผลให้เทคนิคการพ่นฟอยแบบอบแห้งได้ถูกนำมาประยุกต์ใช้ในการผลิตผลิตภัณฑ์ที่ค่อนข้างหลากหลาย มีการขยายงานการ

ผลิตอย่างต่อเนื่อง ดังจะเห็นได้จากในปัจจุบันการอบแห้งแบบพ่นฟอยได้เข้ามามีบทบาทกับสิ่งรอบ ๆ ตัวของเรามากขึ้น ข้อดีของเทคนิคการอบแห้งแบบพ่นฟอยคือ เป็นวิธีที่สามารถทำได้รวดเร็ว ประหยัดเวลา และในกรณีที่สารมีปริมาณน้อยก็สามารถทำให้อยู่ในรูปปั่งได้ เมื่อเปรียบเทียบกับกระบวนการการอบแห้งแบบเยื่อแก้วซึ่งต้องใช้เวลาในการปริมาณงานที่มากกว่าและเวลาที่ใช้ในกระบวนการการสั่นกว่า

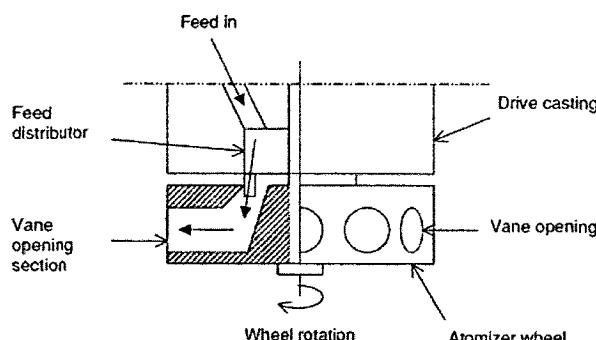
การอบแห้งแบบพ่นฟอยเป็นการระเหยความชื้นของสายป้อนที่ถูกพ่นให้เป็นละอองโดยการทำงานร่วมกันระหว่างการพ่นฟอยและตัวกลางการอบแห้ง โดยตัวกลางการอบแห้งอาจจะเป็นอากาศ การอบแห้งจะดำเนินไปอย่างต่อเนื่องโดยความชื้นจะถูกระเหยออกໄไปและเริ่มเข้าใกล้ที่จะเป็นอนุภาคแห้ง และหลังจากนั้นอนุภาคที่ได้จะถูกแยกออกจากอากาศ กระบวนการที่สมบูรณ์ของการพ่นฟอยแบบอบแห้งโดยปกติจะประกอบด้วย 4 ขั้นตอน (Masters, 1991) ที่ต่อเนื่องกันคือ

### 1. การทำให้สายป้อนกระจายตัวเป็นละอองฟอย (Atomization)

กระบวนการนี้ทำให้สายป้อนเป็นละอองโดยใช้เครื่องกำเนิดละออง (Atomizer) ซึ่งถือว่าเป็นส่วนประกอบที่สำคัญที่สุดของเครื่องอบแห้งแบบพ่นฟอย โดยลักษณะของเครื่องกำเนิดละออง (Atomizer) มี 3 ชนิด คือ

- งานหมุนกำเนิดละออง (Rotary Atomizer)

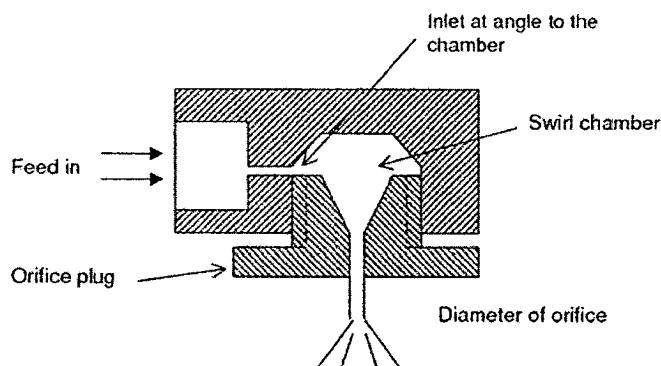
เครื่องกำเนิดละอองนิดนี้สายป้อนจะไหลลงบนงานหมุน ซึ่งใกล้กับจุดศูนย์กลางโดยงานหมุนจะมีความเร็วรอบสูงประมาณ 5,000-10,000 รอบต่อนาที และสายป้อนจะถูกเหวี่ยงออกด้านหางกระจายเป็นละอองโดยขนาดเฉลี่ย 30-120 มิลลิเมตร ซึ่งขนาดเฉลี่ยนี้จะแปรผันโดยตรงกับอัตราการไหลของสายป้อนความหนืดและแปรผันกับอัตราการหมุนและเส้นผ่านศูนย์กลางของงานหมุน โดยลักษณะของ Rotary atomizer ดังแสดงในรูปที่ 2.15



รูปที่ 2.15 ลักษณะของ Rotary atomizer (C'anoval และคณะ, 2005)

- หัวฉีดอาศัยความดัน (Pressure Nozzle)

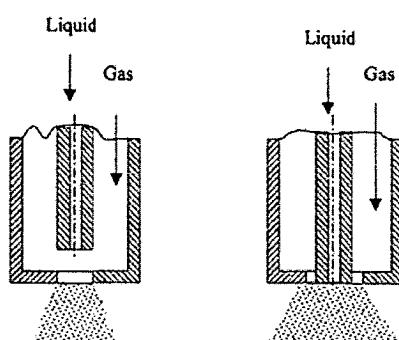
วิธีนี้สายป้อนจะในลักษณะแคบออริฟิส (Orifice) ซึ่งมีขนาดอยู่ในช่วง 0.5-3 มิลลิเมตร ภายใต้ความดันสูง ทำให้ของเหลวที่ออกมายากหัวฉีดเป็นฝอยโดยไม่ใช้อากาศ อนุภาคที่ได้จะมีขนาดเฉลี่ย 120-250 มิลลิเมตร โดยขนาดอนุภาคจะแปรผันโดยตรงกับอัตราการไหลของสายป้อน ความหนืด และแปรผกผันกับความดัน โดยลักษณะของ Pressure nozzle atomizer ดังแสดงในรูปที่ 2.16



รูปที่ 2.16 ลักษณะของ Pressure nozzle atomizer (C'anovas และคณะ, 2005)

- Pneumatic Nozzles

อุปกรณ์ชนิดนี้สายป้อนและอากาศจะไหลผ่านหัวฉีด (Nozzle) ซึ่งจะทำให้สายป้อนแตกเป็นละอองฝอยเนื่องจากการไหลผ่านของอากาศด้วยความเร็วสูงภายในหัวฉีด การปรับอัตราการไหลของอากาศ จะช่วยในการกระจายเป็นละอองของสายป้อน วิธีนี้นิยมใช้กับสายป้อนที่มีความหนืดสูง อย่างไรก็ตามวิธีนี้ มีค่าดำเนินการที่สูงและให้ผลผลิตที่ต่ำ โดยลักษณะของ Pneumatic Nozzles ดังแสดงในรูปที่ 2.17



รูปที่ 2.17 ลักษณะหัวฉีดแบบ Two-Fluid nozzle (C'anovas และคณะ, 2005)

**2. การทำงานร่วมกันของการพ่นฟอยและการอบแห้งด้วยตัวกลาง (อากาศ) โดยอาศัยความร้อนและการส่งถ่ายมวล**

การที่สารที่ทำการพ่นแห้งเข้าสัมผัสถกับอากาศที่ใช้เพื่อบาบแห้งเป็นปัจจัยสำคัญในการออกแบบเครื่องพ่นฟอย ดังเช่นอนุภาคที่ผ่านการอบแห้งจะมีคุณสมบัติที่ดีได้จะมีผลมาจากการพฤติกรรมของลักษณะของเหลวในขณะอบแห้ง โดยการไหลของอากาศแห้งในระบบอาจจำแนกได้ 3 รูปแบบ คือ ทิศทางการไหลผ่านทางเดียวกับสารป้อน (Co-current flow) ทิศทางไหลตรงกันข้ามกับสารป้อน (Counter-current flow) และการไหลแบบผสม (Mixed flow) ดังแสดงในรูปที่ 2.18

**- ทิศทางการไหลผ่านทางเดียวกับสารป้อน (Co-current flow)**

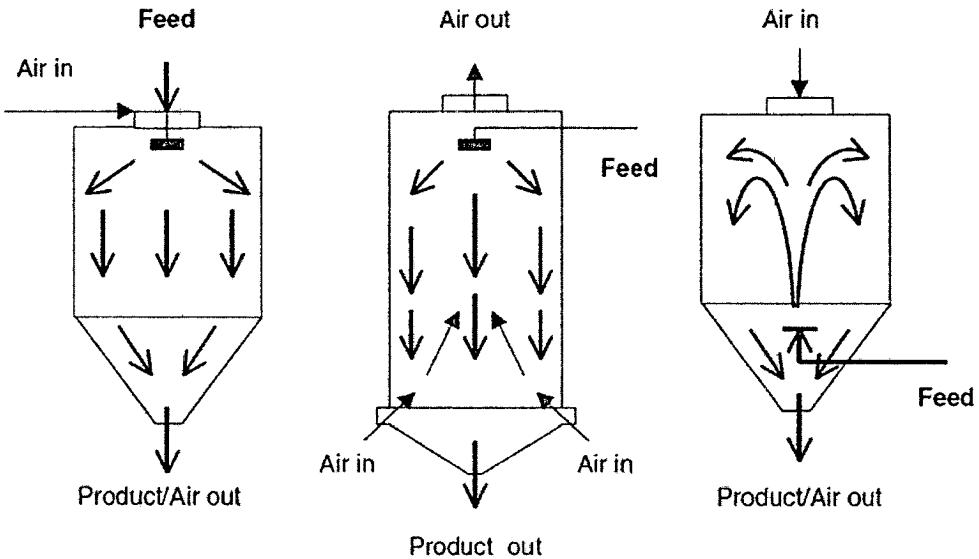
การไหลแบบขานาน คือ สารที่พ่นฟอยจะไหลในทิศทางเดียวกับอากาศร้อนผ่านเครื่องปฏิกรณ์ หยดของเหลวจะมาสัมผัสถกับอากาศร้อนเมื่อพ่วงมันมีความชื้นมากที่สุด และความชื้นจะถูกระเหยออกไปอย่างรวดเร็ว

**- ทิศทางไหลตรงกันข้ามกับสารป้อน (Counter-current flow)**

การไหลแบบสวนทาง คือ สารที่พ่นฟอยจะไหลในทิศทางตรงกันข้ามกับอากาศร้อนผ่านเครื่องปฏิกรณ์ อากาศร้อนจะไหลขึ้นชั้งบนและผลิตภัณฑ์จะตกลงชั้งล่างเข้าสู่ส่วนกักเก็บ โดยผลิตภัณฑ์ที่ได้จะมีความร้อนสูง วิธีนี้จึงเหมาะสมสำหรับผลิตภัณฑ์ที่สามารถความร้อนได้เท่านั้น

**- การไหลแบบผสม (Mixed flow)**

การไหลแบบผสม คือ สารที่พ่นฟอยจะถูกพ่นฟอยไปข้างบนและคงอยู่ในโซนที่มีความร้อนเป็นเวลาสั้น ๆ เพื่อกำจัดความชื้นออกไป จากนั้นแรงโน้มถ่วงจะดึงอนุภาคเข้าสู่โซนที่เย็นเนื่องจากผลิตภัณฑ์จะอยู่ในโซนให้ความร้อนเป็นช่วงเวลาสั้น ๆ ดังนั้นจะต้องกระทำกับผลิตภัณฑ์ด้วยความระมัดระวัง



รูปที่ 2.18 การไหลของอากาศภายในเครื่องอบแห้งแบบพ่นฝอย (ก) co-current (ข) counter-current และ (ค) การไหลแบบผสม (Mixed flow) (C'anova และคณะ, 2005)

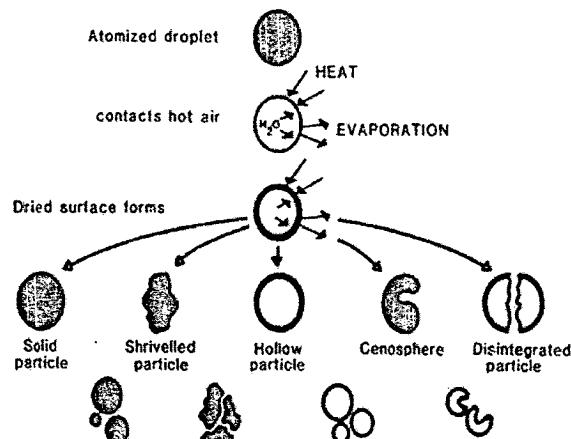
#### - ระบบเปิดและระบบปิด

สำหรับระบบเปิด อาจมีมักนิยมใช้เป็นตัวกลางความร้อนมากที่สุด อาจจะถูกทำให้ร้อนโดยเครื่องกำเนิดไฟฟ้าหรือการเผาไม้และหลังจากเสร็จสิ้นกระบวนการไอก็จะถูกปล่อยออกสู่บรรยากาศ สำหรับระบบปิด ตัวกลางความร้อนสามารถนำกลับมาใช้ใหม่ได้ในระบบ ในเมื่อได้โดยปกติจะใช้ก๊าซเชื้อเพลิงเป็นตัวกลางความร้อน เช่น ในเตอร์เจน โดยจะใช้ในกรณีที่ของเหลวเป็นตัวทำละลายที่สามารถติดไฟได้ เช่น เอทานอล ผลิตภัณฑ์ที่ไวต่อออกซิเจน หรือผลิตภัณฑ์ที่มีพิษ

### 3. ขั้นตอนการอบแห้ง (Drying of spray)

ในขั้นตอนการอบแห้งนี้ น้ำที่ทำหน้าที่เป็นสื่อกลางในการละลายสารห่อหุ้มและคอร์เข้าด้วยกัน จะถูกกำจัดออกไปอย่างน้อยที่สุด 90 เปอร์เซ็นต์ โดยขั้นตอนของการอบแห้งเริ่มจากละอองฝอยสัมผัสกับอากาศร้อน ทำให้เกิดการถ่ายเทความร้อนจากอากาศร้อนไปยังละอองฝอย ในขณะที่น้ำจะแพร่ผ่านในพิสทัฟท์ที่ตรงข้าม ซึ่งการแพร่ผ่านของน้ำจะเกิดขึ้นอย่างรวดเร็วน

อุณหภูมิของละอองฝอยมีค่าเท่ากับอุณหภูมิของอากาศแห้ง ทำให้การแพร่ผ่านของน้ำคงที่ จนความชื้นในละอองฝอยมีค่าต่ำกว่าจุดอิ่มตัว ซึ่งจะไม่มีการแพร่ผ่านของน้ำ และเกิดการฟอร์มตัวของเปลือกชั้นนอกขึ้น โดยกลไกการอบแห้งของละอองฝอยสามารถแสดงได้ดังรูปที่ 2.19 ซึ่งปริมาณการกักเก็บสารระหว่างกระบวนการอบแห้งเป็นปัจจัยสำคัญในการผลิตผงแห้ง

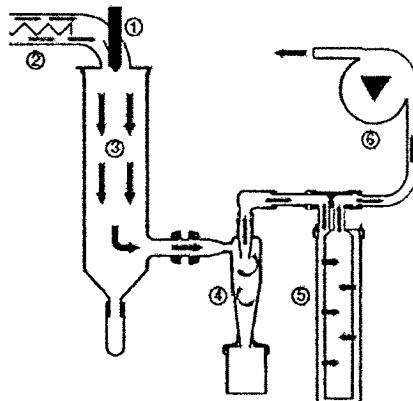


รูปที่ 2.19 กลไกการอบแห้งของละอองฝอย (Masters, 1991)

#### 4. ขั้นตอนการแยกผลิตภัณฑ์แห้งจากอากาศ

การแยกผลิตภัณฑ์ที่ได้จากอากาศนั้น โดยทั่วไปนิยมใช้ไซโคลน (cyclone) เป็นตัวเก็บผลิตภัณฑ์ที่จะตกลงสู่ด้านล่างของไซโคลน (cyclone) ส่วนลมที่ออกจากการด้านบนของไซโคลน (cyclone) จะผ่านไปยังตัวเก็บขั้นสุดท้ายทั้งนี้อาจเป็น wet scrubber หรือ bag filter หรือ electrostatic precipitator ซึ่งขึ้นอยู่กับปริมาณผงที่มีและประสิทธิภาพการนำกลับมา

### 2.6.1 หลักการทำงานของเครื่องอบแห้งแบบพ่นฝอย



รูปที่ 2.20 แสดงหลักการทำงานของเครื่องอบแห้งแบบพ่นฝอย (Buchi Labortechnik(2002)

รูปที่ 2.20 แสดงหลักการทำงานของเครื่องอบแห้งแบบพ่นฝอย ซึ่งสามารถอธิบาย หลักการทำงานได้ตามรูปดังนี้ กระบวนการอบแห้งจะเกิดในเครื่องพ่นฝอยโดยสายป้อนจะถูกดูด โดยปั๊มเข้าสู่หัวฉีดซึ่งทำงานโดยอาศัยการอัดอากาศเพื่อกระจายสารให้เป็นละอองดังบริเวณ หมายเลข(1),อากาศจะถูกทำให้ร้อนโดยเครื่องกำเนิดไฟฟ้าหรือตัวกลางความร้อน(drying medium) ดังบริเวณหมายเลข(2), ละอองฝอยจะสัมผัสกับอากาศร้อนทำให้เกิดการระเหยของน้ำ ออย่างรวดเร็วและเปลี่ยนรูปไปเป็นอนุภาคของแข็งที่ห้องอบ (Spray chamber) ดังบริเวณ หมายเลข (3),ผลิตภัณฑ์ที่ได้จะตกลงสู่ด้านล่างของห้องอบ(Spray chamber) และคงบางส่วน ที่หลุดมากับอากาศจะถูกแยกโดยใช้ไชโคลนดังบริเวณหมายเลข (4), ส่วนอนุภาคที่มีขนาดเล็ก เกินไปจะถูกกำจัดโดยตัวกรองภายนอก (Outlet filter) ดังบริเวณหมายเลข(5)

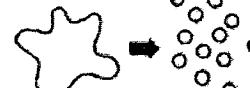
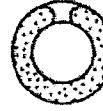
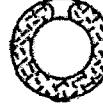
### 2.6.2 การประยุกต์ใช้เครื่องอบแห้งแบบพ่นฝอย

วัสดุที่ประสบความสำเร็จในการอบแห้งแบบพ่นฝอยนั้นมีอยู่มากมาย ดังเช่นในงานวิจัย ของ Andersson และคณะ ในปี2004 ได้ศึกษาการเตรียมอนุภาคชิลิกาที่มีรูป楚ขนาดเม troโดยวิธี อบแห้งแบบพ่นฝอย โดยพบว่าอนุภาคที่สังเคราะห์ได้มีลักษณะเป็นทรงกลม จากการวิเคราะห์ พบว่าถ้าเตรียมสารละลายโดยใช้บล็อกโคโพลิเมอร์นิดไม่มีประจุและสารลดแรงตึงผิวประจุบวก โครงสร้างที่ได้จะมีลักษณะเป็นรูปทรงหยดน้ำแบบ 2 มิติ และถ้าใช้บล็อกโคโพลิเมอร์เป็น

แม่แบบเพียงชนิดเดียวโครงสร้างที่ได้จะมีลักษณะเหมือนหัวหอม จากการวิเคราะห์ค่าการดูดซับ-คายซับในต่อเจนพบร่องน้ำตามีขนาดรูปนูนอยู่ในช่วง 2.5 – 8.5 นาโนเมตร นอกจานี้ในปี 2004 Alonso และคณะ ได้ทำการศึกษาเรื่องไข่ที่เหมาะสมในการสังเคราะห์อนุภาคชิลิกาทรงกลมที่มีรูปรูนขนาดเม็ดโดยการอบแห้งแบบพ่นฟอยซ์โดยใช้อุณหภูมิขาเข้าของเครื่องอบแห้งแบบพ่นฟอยที่มีค่าต่ำ (383 เคลวิน) โดยศึกษา 2 ตัวแปร คือ 1. เวลาที่ใช้ในการบ่มสาร (aging)

2. ปริมาณตัวทำละลายที่ใช้ในสภาวะการเตรียมเริ่มแรก จากการทดลองพบว่าอนุภาคที่ได้มีลักษณะแตกต่างกัน ดังนี้ เมื่อใช้อัตราส่วนโดยไม่ลดลงไอกโซพรพานอลต่อชิลิกาเท่ากับ 40 และเวลาที่ใช้บ่มสาร 24 ชั่วโมง พบร่องน้ำที่ได้เป็นแบบแมคโครเจล เมื่อใช้อัตราส่วนโดยไม่ลดลงไอกโซ

ไอกโซพรพานอลต่อชิลิกาเท่ากับ 20 และเวลาที่ใช้บ่มสาร 4.2 ชั่วโมง พบร่องน้ำที่ได้เป็นแบบแมคโครเจล เมื่อใช้อัตราส่วนโดยไม่ลดลงไอกโซไอกโซพรพานอลต่อชิลิกาเท่ากับ 20 และเวลาที่ใช้บ่มสาร 24.1 ชั่วโมง พบร่องน้ำที่ได้เป็นทรงกลมที่ค่อนข้างเกะตัวกัน เมื่อใช้อัตราส่วนโดยไม่ลดลงไอกโซไอกโซพรพานอลต่อชิลิกาเท่ากับ 10 และเวลาที่ใช้บ่มสาร 22 ชั่วโมง พบร่องน้ำที่ได้เป็นทรงกลมที่แยกตัวออกจากกัน และเมื่อใช้อัตราส่วนโดยไม่ลดลงไอกโซไอกโซพรพานอลต่อชิลิกาเท่ากับ 20 และเวลาที่ใช้บ่มสาร 169.4 ชั่วโมง พบร่องน้ำที่ได้เป็นทรงกลมที่ไม่แยกตัวออกจากกัน นอกจากนี้ เทคนิคการอบแห้งแบบพ่นฟอยยังสามารถประยุกต์ใช้ได้กับหล่ายอุดสาหกรรมซึ่งได้แสดงรายละเอียดของรัศดุที่สามารถใช้เทคนิคการอบแห้งแบบพ่นฟอยผลิตได้ไว้ดังรูปที่ 2.21

Application	Goal / use	Practical application
<b>Spray drying</b> 	Drying of inorganic and organic products	corn starch pigments dried milk
<b>Micronization</b> 	Reduction of a product's particle size	salt dyes
<b>Micro encapsulation</b> 	A liquid product is embedded in a solid matrix	perfumes strawberry aroma peach oil
<b>Englobing</b> 	A solid product is embedded in another solid or a mixture of solids	carotenoids in gelatins

รูปที่ 2.21 วัสดุที่สามารถใช้เทคนิคการอบแห้งแบบพ่นฟอยผลิตได้ (Buchi Labortechnik (2002))

### 2.6.3 การประยุกต์ใช้ในอุตสาหกรรมเคมีสำหรับสารจำพวกเรชิน

เรชิน (โพลีโคนเดนเซชัน) มักนิยมนำมาใช้ในรูปผง สำหรับการสังเคราะห์เรชินนี้การจะเปลี่ยนให้เรชินอยู่ในรูปผงต้องการขั้นตอนการระเหยของน้ำออกจากสาร เช่น พากตัวทำละลาย อะโนทรีซ เรชินจะเปลี่ยนเป็นผงในรูปผงเนื่องจากเรชินในรูปของเหลวมีแนวโน้มที่จะเปลี่ยนแปลง ลักษณะเนื่องจากการเกิดปฏิกิริยาพลอลิเมอร์อย่างต่อเนื่อง เรชินในรูปผงสามารถเก็บไว้ได้โดยปราศจากการเปลี่ยนแปลงของสาร ในปัจจุบันมักนิยมใช้เรชินในรูปผงมากกว่าในรูปของเหลว เพราะว่าสะดวกต่อกារบรรจุ จัดเก็บ และการนำไปใช้ นอกจากนี้ยังสามารถลดค่าใช้จ่ายในการขนส่งเรชินสำหรับระหว่างทางไกล ๆ ได้อีกด้วย