

บทที่ 4

สรุปผลการทดลอง

ในการศึกษาการทำแห้งภายใต้ภาวะแพร่แข็งของผลิตภัณฑ์อาหาร โดยใช้น้ำชาและน้ำมันatum ซึ่งเตรียมตามวิธีการที่กำหนดและมีร้อยละของของแข็งประมาณ 3 % โดยใช้เครื่องทำแห้ง 2 แบบดังนี้ก่อ

1. เครื่องทำแห้งระดับห้องปฏิบัติการ (VIRTIS Unitrap 10-100)

2. เครื่องทำแห้งที่ติดเปล่งจากแบบที่ 1 โดยใช้เตาอบสูญญากาศ ปริมาตร 12 ลิตร เป็นห้องทำแห้ง

ภายใต้ภาวะการทำงานดังนี้ ความคันในระบบ 5, 20 และ 100 mtorr อุณหภูมิที่ก่อนเดนเซอร์ -40°C ปริมาตรของสารตัวอย่าง 10.00 และ 20.00 ml บรรจุในขวดปูกรวยขนาด 125 ml สำหรับเครื่องทำแห้งแบบแรก และ 30.00 กับ 50.00 ml บรรจุในถ้วยขนาด 12 x 25 ซม. สำหรับเครื่องทำแห้งแบบหลัง โดยใช้เวลาในการทำแห้ง 0-8 ชม.

จากการติดตามการเปลี่ยนแปลงของน้ำหนักสารตัวอย่างที่เวลา

คงที่ กัน พบว่าอัตราการแห้ง (R) เมื่อ

$$R = \frac{-dm}{dt} = \frac{\text{มวลของความชื้นที่ระเหิด}}{\text{เวลาในการทำแห้ง}}$$

ลดลงเป็นสัดส่วนกับการลดลงของปริมาณความชื้น (w) เมื่อ

$$w = \frac{\text{มวลของความชื้น}}{\text{มวลของสารแห้งชนิด}}$$

สำหรับทุกช่วงของ w นั้นคือ กราฟอัตราการแห้ง (drying rate curve) ซึ่ง

ผลอัตราห่วง R เทียบกับ W จะมีเฉพาะช่วงอัตราการแห้งลดลง (falling rate period) กราฟที่ให้จะขึ้นอยู่กับ

- ลักษณะของสารชิ้นแข็ง หรือบันไดอิฐ์กราฟที่ใช้ในการเปลี่ยนสารละลายท้าวย่างให้เป็นของแข็งก่อนการนำไปทำให้แห้ง

- พื้นที่ผิวที่เกิดการระเหิดของน้ำแข็งในกรณีที่ใช้ภาคขนาดพื้นที่เท้าตัด 300 cm^2 บรรจุสารพบร้าตองให้ความร้อนช่วยตั้งแต่ชั่งไม้ที่ 3 เป็นต้นไปจึงจะทำให้อัตราการแห้งลดลงเป็นสัดส่วนโดยตรงกับการลดลงของความร้อน และหากลดความคันลงจาก 100 mtorr เป็น 5-20 mtorr จะขยายทำให้ลิตรัตน์มีความพรุนสูงขึ้นด้วย

ผลการทดลองเบื้องต้นได้นำไปใช้ในการออกแบบเครื่องมือทำแห้งภายใต้ภาวะแข็งโคลนใช้ห้องทำแห้งปริมาตร 54.5 ลิตร แท็บบราห์ทางออกของอากาศจากห้องทำแห้งที่มีขนาดเด็กเกินไป (I.D. 3 mm) ทำให้ความคันในระบบไม่อาจลดลงได้มากกว่า 0.2 torr สำหรับกรณีที่ใช้ปั๊มสูญญากาศเพียงตัวเดียว และ 0.1 torr ในกรณีที่ใช้ mercury diffusion pump ควบคุมปั๊มสูญญากาศ การที่ความคันในระบบสูงมากเมื่อเทียบกับระบบ 2 แบบแรกนี้ทำให้การทำแห้งในช่วงต้นเกิดการหลอมตัวของสารท้าวย่างซึ่งจะหายไปเมื่อปริมาณความชื้นในสารลดลง

ผลิตภัณฑ์แห้งที่ได้มีลักษณะปราศจากเป็นແเนคคายพลาสติก แต่เมื่อทดสอบการละลายกลับเป็นสารละลายที่มีร้อยละของของแข็งเท่าเดิม (3 % TS) ด้วยน้ำที่อุณหภูมิห้องและมีการ คนตลอดเวลาพบว่าสามารถถอดรายได้หมดโดยใช้เวลาเพียงประมาณ 45 วินาที ผลิตภัณฑ์มีความพรุนสูงจะละลายได้เร็ว กว่าประมาณ 2.5 เท่าก่อ ประมาณ 18 วินาที

เครื่องทำแห้งภายในตัวส่วนแยกชั้นที่ออกแบบนี้สามารถทำให้น้ำชา
และน้ำมันดูดแห้งได้ภายใน 10 ชม. เมื่อใช้ภาระในการทำแห้งคือ ความตันของ
ระบบ $0.1-0.2 \text{ mmHg}$ และเริ่มทำการให้กานร้อนตั้งแต่ชั่วโมงที่ 3 โดยใช้
อุณหภูมิ 30°C ที่แผ่นให้ความร้อนในห้องทำแห้ง อย่างไรก็ตามน้ำจะไม่มีการปรับ-
ปรุงเครื่องมือเพื่อใหม่ประสิทธิภาพเพิ่มสูงขึ้นโดย

- เพิ่มขนาดห้องท่อระหว่างห้องทำแห้งกับบ้มสูญญากาศ ซึ่งในปัจจุบันห่อสูงที่เล็กที่สุดมีขนาด 3 mm ใหม่ขนาดใหญ่กว่า 8 mm
- เพิ่มห้องวางระหว่างห้องทำแห้งกับบ้มสูญญากาศในกรณีที่ต้องการตัดแยกห้องทำแห้งออกจากบ้มสูญญากาศเพียงครั้งคราว โดยห้องวางควรมีขนาดใหญ่กว่าห้องทำแห้งซึ่งในที่มีปริมาตร 54.5 ลิตร