

เครื่องเคลือบแบบฟลูอิเดซ์เบดชนิดฉีดพ่นจากด้านล่าง: อิทธิพลของตัวแปรที่มีผลต่อ  
ประสิทธิภาพการเคลือบเมล็ดข้าวสาร

**Bottom-Spray Fluidized Bed Coating: Effect of Process Variables on Rice Kernel  
Coating Efficiency**

ปรีดา ปราภรณ์มาก<sup>1,\*</sup>

<sup>1</sup>ภาควิชาวิศวกรรมเครื่องกล คณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยเกษตรศาสตร์ วิทยาเขตกำแพงแสน  
ตำบลกำแพงแสน อำเภอกำแพงแสน จังหวัดนครปฐม 73140

\*ติดต่อ: fengpdpr@ku.ac.th, 0-3435-5310 ext. 7507, fax 0-3435-5310

### บทคัดย่อ

งานวิจัยนี้มีวัตถุประสงค์เพื่อสร้างเครื่องผลิตข้าวเคลือบแบบฟลูอิเดซ์เบดขนาดเล็กชนิดฉีดพ่นสารเคลือบจากด้านล่างและศึกษาอิทธิพลของตัวแปรต่างๆ ที่มีผลต่อประสิทธิภาพการเคลือบ การทดลองทำโดยเคลือบสารละลายของขมิ้นชันสกัดลงบนผิวของเมล็ดข้าวสารหอมมะลิ 105 สารเคลือบถูกฉีดพ่นออกจากหัวฉีดด้วยอัตรา 35 และ 40 ml/min อากาศที่ป้อนเข้าหัวฉีดมีแรงดัน 1 และ 1.5 bar ฉีดพ่นสารเคลือบเป็นเวลา 8 และ 12 min และหลังจากหยุดฉีดพ่นสารเคลือบทำการอบแห้งต่ออีก 40, 20 และ 10 วินาที ในขณะที่อากาศไหลเข้าห้องแห้งมีความเร็ว 1.82 m/s และอุณหภูมิ 55, 60 และ 65°C ปริมาณอากาศร้อนที่นำหมุนเวียนกลับมาใช้ใหม่ 80% คุณภาพของข้าวที่ผ่านการเคลือบแล้วพิจารณาจากค่า ความชื้น ค่าสี ร้อยละการร้าวของเมล็ดข้าวและประเมินประสิทธิภาพการเคลือบ จากการทดลองพบว่า เงื่อนไขที่เหมาะสมสำหรับการผลิตข้าวเคลือบขมิ้นชันสกัดคือ อาการอบแห้งที่มีอุณหภูมิ 55°C อัตราฉีดพ่นสารเคลือบ 40 ml/min แรงดันของอากาศที่ป้อนเข้าหัวฉีด 1.5 bar ฉีดพ่นสารเคลือบเป็นเวลา 8 นาที และหลังจากหยุดฉีดพ่นสารเคลือบทำการอบแห้งต่ออีก 10 วินาที ข้าวเคลือบขมิ้นชันสกัดที่ได้มีลักษณะเป็นสีเหลืองอมแดง การเพิ่มอุณหภูมิอบแห้งระยะเวลาที่อบแห้งหลังหยุดพ่นสารเคลือบและระยะเวลาที่ฉีดพ่นสารเคลือบมีผลทำให้ความชื้นของข้าวเคลือบลดต่ำลง การเพิ่มอุณหภูมิอบแห้งและอัตราฉีดพ่นสารเคลือบไม่มีผลต่อค่าร้อยละการร้าวของเมล็ดและประสิทธิภาพการเคลือบของเครื่องมีค่าอยู่ระหว่าง 78.2-82.9%

**คำหลัก:** ข้าวเคลือบ; อบแห้ง; ฟลูอิเดซ์เบด; ขมิ้นชันสกัด

### Abstract

The purpose of this study was to construct a small scale batch bottom-spray fluidized bed coating apparatus. The effects of several process variables on the coating efficiency were evaluated. Coating experiments were performed by spraying turmeric extract solution onto Jasmine rice kernels. The experimental conditions were solution spray rates of 35 and 40 ml/min, atomization pressure of 1 and 1.5 bar, spray time of 8 and 12 min, time of drying after spraying of 40, 20 and 10 sec, superficial air velocity of 1.82 m/s, drying temperatures of 55, 60 and 65 °C and 80% of recycle air. The coated

rice quality was evaluated in terms of the moisture content, color, percentage of fissure kernels and coating efficiency. The experimental results have shown that suitable conditions for producing turmeric extract coated rice were drying temperature of 55°C, the coating solution spray rate of 40 ml/min, atomization pressure of 1.5 bar, spray time of 8 min and time of drying after spraying of 10 sec. The color of turmeric extract coated rice was reddish-yellow. The moisture content of turmeric extract coated rice decreased with increasing the drying temperature, coating solution spray time and time of drying after spraying. Increase of the drying temperature and coating solution spray rate did not affect the percentage of fissure kernels. The coating efficiency of the apparatus was in the range of 78.2-82.9%.

**Keywords:** Coated Rice; Drying; Fluidized Bed; Turmeric Extract

## 1. บทนำ

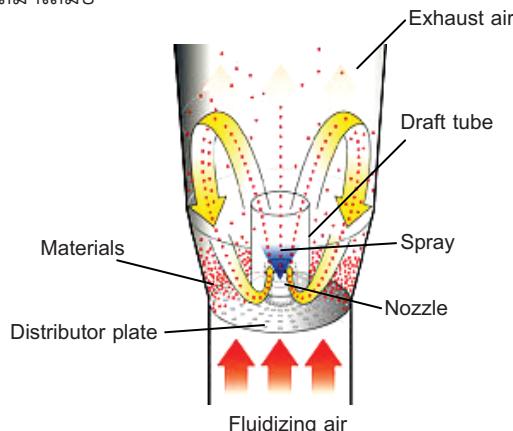
การเคลือบอาหารเป็นทางเลือกหนึ่งในการปรับปรุงผลิตภัณฑ์อาหารให้มีคุณภาพที่ดีขึ้น เช่น ปรับปรุงลักษณะทางกายภาพและเพิ่มสารอาหารหรือสารเติมแต่ง การเคลือบสารต่างๆ ลงบนผิวของวัสดุ มีวิธีการเคลือบอยู่หลากหลาย ขึ้นอยู่กับความเหมาะสมของสารที่ใช้เคลือบ ความสม่ำเสมอ ความหนาของชั้นพิล์ม และวัสดุที่ถูกเคลือบ วิธีการเคลือบที่นิยมใช่ เช่น การจุ่มเคลือบ (Dip Coating) การเทเคลือบ (Cast Coating) และการพ่นเคลือบ (Spray Coating) ซึ่งการพ่นเคลือบเป็นวิธีที่ทำให้สารเคลือบสามารถยึดเกาะอยู่บนผิวเมล็ดข้าวสารได้อย่างสม่ำเสมอ ดีกว่าวิธีอื่นๆ และทำให้ความชื้นของผลิตภัณฑ์ที่ได้หลังผ่านกระบวนการเคลือบและอบแห้งมีค่าความสม่ำเสมอใกล้เคียงกัน

กระบวนการพ่นเคลือบด้วยเครื่องแบบฟลูอิเดซ์เบดได้ถูกใช้อย่างแพร่หลายมายาวนานแล้ว โดยในอดีตนั้นมีการใช้เทคนิคแบบนี้เพื่อการเคลือบยาแบบแคปซูล ต่อมาได้มีการประยุกต์เทคนิคการเคลือบแบบฟลูอิเดซ์เบดเข้ากับกระบวนการทางเทคโนโลยีอาหารเพื่อเพิ่มคุณค่าทางโภชนาการและความหลากหลายให้กับอาหาร หลักการของฟลูอิเดเซชัน (Fluidization) เป็นวิธีการเคลือบโดยการฉีดพ่นสารเคลือบให้เป็นละอองฝอย (Spray coating) มีหลักการทำงาน คือทำให้วัสดุของแข็งที่มีลักษณะเป็นเม็ดซึ่งสามารถเป่าให้เกิดฟลูอิเดซ์ได้เกิดการ

แขวนลอยอยู่ในอากาศ โดยอาศัยแรงลมที่ป้อนเข้าห้องอบแห้งทางด้านล่างเพื่อให้วัสดุลอยตัวขึ้น ขณะเดียวกันหัวฉีดจะพ่นสารเคลือบให้เป็นหยดละอองฝอยเข้ายึดเกาะบนผิวของวัสดุที่กระจายตัวอยู่ด้านบนของห้องอบแห้งในขณะที่ลอยตัวอยู่ หลังจากนั้นวัสดุที่ได้รับสารเคลือบแล้วจะเกิดการหมุนเวียน และตกลงสู่ด้านล่างของห้องอบแห้งซึ่งทำให้ความชื้นที่ผสมอยู่ในสารเคลือบเกิดการระเหยออกจากผิวของวัสดุ ซึ่งโดยทั่วไปแล้วระบบการเคลือบแบบฟลูอิเดซ์เบดมีอยู่ 3 แบบ [1] คือ 1. เครื่องฟลูอิเดซ์เบดชนิดฉีดพ่นจากด้านล่าง (Bottom-Spray Coater Fluidized Bed) 2. เครื่องฟลูอิเดซ์เบดชนิดฉีดพ่นจากด้านบน (Top-Spray Fluidized Bed Coater) 3. เครื่องฟลูอิเดซ์เบดแบบหมุน (Rotary Fluidized Bed Coater)

งานวิจัยนี้ได้เลือกใช้เครื่องฟลูอิเดซ์เบดชนิดฉีดพ่นจากด้านล่างเพื่อศึกษาการผลิตข้าวเคลือบสารต้านอนุมูลอิสระโดยใช้พงขมิ้นชันเป็นสารเคลือบ เครื่องแบบนี้เหมาะสมสำหรับใช้เคลือบพิล์มบางลงบนผิวของวัสดุที่มีขนาดเล็กประมาณ 100  $\mu\text{m}$  ภายในห้องอบแห้งจะติดตั้งอุปกรณ์ที่เรียกว่า Draft tube ทำหน้าที่เป็นท่อหรือช่องว่างเพื่อให้วัสดุลอยขึ้นสู่ด้านบนช่วยทำให้วัสดุเกิดการหมุนเวียนได้ดี หัวฉีดที่ใช้ถูกติดตั้งอยู่บริเวณตำแหน่งตรงกลางของแผ่นกระจาดอากาศดังแสดงตามรูปที่ 1 สารเคลือบถูกฉีดพ่นให้เป็นหยดละอองโดยหัวฉีดและถูกพ่น

ลงบนผิวของวัสดุในขณะที่กำลังไหลผ่าน Draft tube ทำให้วัสดุได้รับสารเคลือบเมื่อไหลผ่านในแต่ละครั้ง ซึ่งสารเคลือบสามารถยึดเกาะอยู่บนผิวของวัสดุได้อย่างสม่ำเสมอ



รูปที่ 1 ห้องอบแห้ง Bottom spray fluidized bed [2]

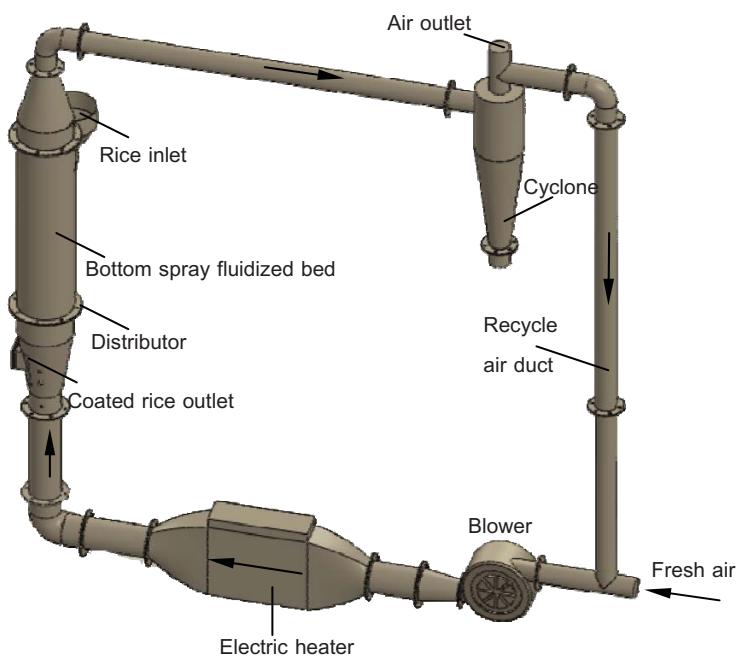
Dewittinck และ Huyghebaert [3] พบว่าอุณหภูมิของอากาศร้อนที่ป้อนเข้าสู่ห้องอบแห้งมีผลต่อประสิทธิภาพการเคลือบที่อุณหภูมิสูงโดยอาจทำให้ตัวทำละลายในละอองฝอยของสารเคลือบจะระเหยออกไปก่อนที่หยดละอองฝอยเข้ายึดเกาะบนผิวของวัสดุทำให้ประสิทธิภาพการเคลือบลดลง แต่ในทางตรงข้ามถ้าใช้อุณหภูมิอบแห้งต่ำเกินไปจะทำให้ความชื้นของวัสดุภายในเบดเพิ่มขึ้น ส่งผลให้วัสดุจับตัวเป็นก้อนและเกิดการloyตัวแบบฟลูอิเดซ์ลดลงทำให้ประสิทธิภาพการเคลือบลดลงได้เช่นกัน งานวิจัยนี้มีวัตถุประสงค์เพื่อสร้างเครื่องตันแบบผลิตข้าวเคลือบและทำแห้งด้วยกระบวนการฟลูอิเดซ์เบดชนิดฉีดพ่นสารเคลือบจากด้านล่างมาประยุกต์เข้ากับการเคลือบสมุนไพรลงบนเม็ดข้าวสาร และหาเงื่อนไขที่เหมาะสมสำหรับใช้ผลิตข้าวเคลือบได้แก่ อุณหภูมิของอากาศที่ใช้อบแห้ง อัตราฉีดพ่นสารเคลือบ แรงดันของอากาศที่ป้อนเข้าหัวฉีด ความเร็วของอากาศที่ให้เกิดฟลูอิเดซ์ที่มีผลต่อคุณภาพข้าวเคลือบ

## 2. อุปกรณ์และวิธีการทดลอง

### 2.1 อุปกรณ์และการทดสอบผลิตภัณฑ์

เครื่องเคลือบข้าวขนาดเล็กแบบฟลูอิเดซ์เบดชนิดฉีดพ่นด้านล่างดังแสดงในรูปที่ 2 ประกอบด้วย ฮีตเตอร์

ขนาด 12 kW ควบคุมด้วย PID พัดลมแบบใบพัดโค้งหลังขนาดมอเตอร์ 1.5 kW อัตราการไหลจำเพาะของอากาศ  $5.5 \text{ m}^3/\text{s} \cdot \text{m}^3$ -grain ความเร็วอากาศอบแห้งสูงสุด  $1.8 \text{ m/s}$  ในห้องอบแห้งติดตั้งหัวฉีดบริเวณด้านล่างซึ่งอยู่ในบริเวณที่วัสดุถูกเป่าให้ลอยขึ้นด้วยอากาศที่ป้อนเข้าทางด้านล่างของห้องอบแห้ง ส่วนสารเคลือบถูกฉีดพ่นให้เป็นหยดละอองฝอยด้วยหัวฉีด ซึ่งหยดละอองฝอยจะไหลทิศทางเดียวกับการไหลของอากาศร้อนที่ใช้อบแห้งก่อนเข้ายึดเกาะบนผิวของวัสดุ หลังจากนั้นวัสดุที่ได้รับสารเคลือบแล้วจะเกิดการหมุนเวียน และตกลงสู่ด้านล่างของห้องอบแห้ง เครื่องที่สร้างขึ้นสามารถผลิตข้าวเคลือบมีลักษณะทำงานเป็นงวด (Batch) ครั้งละ 4 กิโลกรัม



รูปที่ 2 เครื่องเคลือบแบบฟลูอิเดซ์เบดที่ออกแบบ

การทดลองเริ่มจากการเตรียมสารละลายด้วยการนำผงข้าวมีน้ำหนักปริมาณ  $4\% \text{ w/v}$  ผสมกับสารละลายเอทานอลความเข้มข้น  $70\%$  โดยปริมาตร และกรองด้วยผ้าขาวบาง ลดความเข้มข้นของเอทานอลให้เหลือ  $40\%$  โดยปริมาตร และพ่นเคลือบข้าวขาวหอมมะลิ 105 ที่มีความชื้นเริ่มต้น  $11.9\% \text{ w.b.}$  โดยกำหนดเงื่อนไขการทดลองฉีดพ่นสารเคลือบด้วยอัตรา  $35$  และ  $40 \text{ mL/min}$  อากาศร้อนป้อนเข้าสู่ห้องอบและเคลือบข้าวที่อุณหภูมิ

55, 60 และ 65°C อากาศที่ป้อนเข้าหัวน้ำมีความดัน 1.5 bar ระยะเวลาที่ฉีดสารเคลือบ 8 และ 10 min หลังจากหยุดพ่นสารเคลือบออบแห้งต่อเป็นเวลา 10 s อากาศที่ออกจากเครื่องนำกลับมาใช้ใหม่ 80 % หลังจากที่ได้ผลิตภัณฑ์ข้าวเคลือบจะนำมาเก็บในตู้เย็นอุณหภูมิ 4°C เพื่อทดสอบคุณภาพของข้าวเคลือบมีขั้นตอนนี้

1) การหาค่าความชื้นด้วยการนำข้าวเคลือบไปเข้าตู้อบไฟฟ้าที่อุณหภูมิ 103 °C เป็นระยะเวลา 72 ชั่วโมง แล้วคำนวนน้ำหนักที่เปลี่ยนแปลง

2) คุณภาพด้านเนื้อสัมผัสของข้าวเคลือบหุงสุกทดสอบด้วยเครื่อง Texture analyzer รุ่น TA.XT Plus

3) การแตกร้าวของเมล็ดข้าวทดสอบด้วยการสุ่มเมล็ดข้าวเคลือบที่เต็มเมล็ดจำนวน 100 เมล็ด มองด้วยแวดวงขยายที่มีการส่องไฟ เพื่อแยกเมล็ดที่มีรอยร้าวออก เปอร์เซ็นต์ของข้าวเต็มเมล็ดทดสอบโดยนำตัวอย่างข้าวเคลือบ 200 g คัดแยกด้วยเครื่อง Indent cylinder รุ่น TRG-05A

4) ทดสอบค่าสี ได้แก่ ค่าความสว่าง ( $L^*$ ) ค่าความเป็นสีแดง ( $a^*$ ) และค่าความเป็นสีเหลือง ( $b^*$ ) ด้วยเครื่องวัดสี Hunter Lab ค่าโทนสี (Hue angle,  $H^\circ$ ) ของข้าวเคลือบคำนวนจากสมการ  $H^\circ = \tan^{-1}(b^*/a^*)$  และวิเคราะห์ทางสถิติจากตัวอย่างทำการทดลองซ้ำ 9 ครั้ง

5) ทดสอบทิธิกภาพการเคลือบของเครื่องผลิตข้าวเคลือบเป็นอัตราส่วนของน้ำหนักผงขึ้นชั้นทั้งหมดที่ใช้เคลือบ โดยคำนวนหาจากสมการ

$$Eff = \frac{M_a}{M_s} \times 100 \quad (1)$$

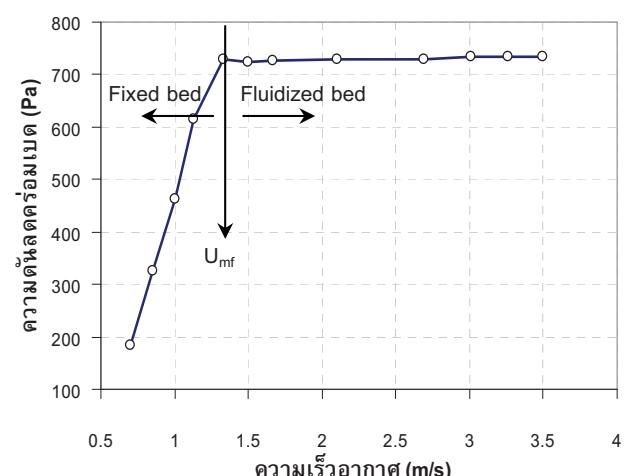
$$\text{โดย } M_a = \Delta M \times \left( \frac{M_{rt}}{M_r} \right) \quad (2)$$

เมื่อ  $Eff$  คือประสิทธิภาพการเคลือบ (%),  $\Delta M$  คือผลต่างของมวลข้าวสาร 2000 เมล็ดก่อนเคลือบและหลังเคลือบ, (g, dry matter),  $M_{rt}$  คือมวลของข้าวสารทั้งหมดที่ใช้เคลือบ (g)  $M_s$  คือมวลของสารเคลือบทั้งหมดที่ใช้ (g, dry matter),  $M_a$  คือมวลของผงขึ้นชั้น

ที่เกาอยู่บนเมล็ดข้าว (g) และ  $M_s$  คือมวลของข้าวสาร 2000 เมล็ด (g)

## 2.2 การคำนวนหาขนาดของอุปกรณ์ให้ความร้อนและขนาดพัดลม

งานวิจัยนี้สร้างห้องอบแห้งที่มีขนาดเส้นผ่านศูนย์กลาง 29 cm คำนวนจากข้าวสารที่ใช้เคลือบในแต่ละงวดมีมวล 4 kg ความสูงเบด 9 cm จากผลการทดลองดังแสดงในรูปที่ 3 พบร้าความดันลดคร่อมเบดมีค่าเพิ่มขึ้นเรื่อยๆ ตามความเร็วของอากาศร้อนที่เพิ่มขึ้นซึ่งเรียกว่าเบดเดนิง (Fixed bed) เมื่อเพิ่มความเร็วของอากาศที่ป้อนเข้าสู่ห้องอบแห้งจนถึงค่าหนึ่งซึ่งทำให้ข้าวสารที่อยู่ในห้องอบแห้งเริ่มมีการเคลื่อนที่และแยกตัวออกจากกัน เรียกว่าความเร็วค่าหนึ่งที่เรียกว่าสุดของการเกิดฟลูอิเดซ (U<sub>mf</sub>) จากการทดลองนี้พบว่าความเร็วต่ำสุดของอากาศที่ทำให้เมล็ดข้าวสารเกิดฟลูอิเดซมีค่าประมาณ 1.3 m/s ในทางปฏิบัติความเร็วของอากาศร้อนที่ใช้จริงอาจจะสูงกว่า U<sub>mf</sub> ประมาณ 1.4 เท่า ซึ่งมีค่าเท่ากับ 1.82 m/s คำนวนหาอัตราการไหลเชิงปริมาตรของอากาศร้อนได้เท่ากับ 0.1202 m<sup>3</sup>/s หรือพิจารณาที่ความดันบรรยายอากาศจะมีค่า 0.1137 kg/s



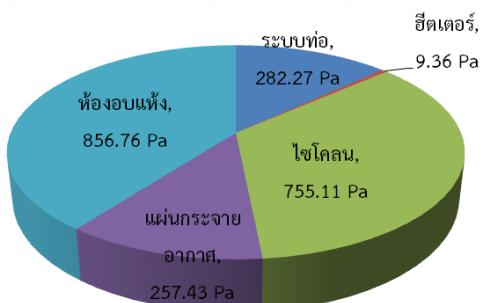
รูปที่ 3 ความสัมพันธ์ระหว่างความดันลดคร่อมเบดและความเร็วของอากาศ (ความสูงเบด 8 cm)

ความร้อนจากฮีตเตอร์ไฟฟ้าที่ถ่ายเทให้กับอากาศสามารถคำนวนหาได้จากสมการ (3)

$$q = \rho_g Q_a C_a (T_{mix} - T_a) = \dot{m} C_p (T_{mix} - T_a) \quad (3)$$

เมื่อ  $q$  คือปริมาณความร้อนที่ใช้เพิ่มอุณหภูมิให้กับอากาศแวดล้อม(kW)  $\dot{m}$  คืออัตราการไหลเชิงมวลของอากาศร้อน (kg/s)  $C_p$  คือค่าความจุความร้อนจำเพาะเฉลี่ยของอากาศ (kJ/kg. °C)  $T_{mix}$  คืออุณหภูมิอากาศที่ใช้เท่ากับ 65°C  $T_a$  คืออุณหภูมิอากาศแวดล้อมเท่ากับ 32 °C จะได้  $q = 0.1137 \times 1.008 \times (65 - 32) = 3.78 \text{ kW}$  ประมาณค่าการสูญเสียความร้อน 15% และคิดค่า Safety factor เท่ากับ 1.5 ทำให้ต้องเลือกใช้ฮีตเตอร์ไฟฟ้าที่ให้ความร้อนไม่ต่ำกว่า 7 kW

งานวิจัยนี้ได้ออกแบบระบบที่มีอัตราการไหลเชิงปริมาตรของอากาศ  $Q_a = 0.1202 \text{ m}^3/\text{s}$  เพื่อเลือกใช้พัดลมที่มีอัตราการไหลเชิงปริมาตรของอากาศและความดันสถิตให้เหมาะสมกับระบบที่ออกแบบไว้ การคำนวณความดันสูญเสียที่เกิดขึ้นในส่วนต่างๆ [4] มีค่าดังแสดงในรูปที่ 4



รูปที่ 4 ความดันลดในอุปกรณ์ต่างๆ

กำหนดให้ Safety factor = 1.2 ดังนั้นความดันลด มีค่าเท่ากับ 2593.12 Pa ในงานวิจัยนี้ได้ใช้อากาศที่ อุณหภูมิ 65°C และมีความหนาแน่นประมาณ 1.050 kg/m<sup>3</sup> ซึ่งความดันสถิตที่พัดลมสร้างได้จะแบร์เพ็นท์ลงกับความหนาแน่นของไอลตามกฎของพัดลม (Fan law) ดังนั้นความดันสถิตที่ต้องการจากพัดลมคือ 2593.12 (1.2/1.050) = 2963.56 Pa ในงานวิจัยจึงเลือกใช้พัดลมแบบแรงเหวี่ยงใบพัดโค้งหลัง มีมอเตอร์ขนาด 1.5 kW แรงดันสถิตสูงสุดที่พัดลมสร้างได้ 3532 Pa และมีอัตราการไหลเชิงปริมาตรของอากาศสูงสุดที่ 25 m<sup>3</sup>/min

### 3. ผลการทดลองและวิจารณ์

ข่าวสารที่ใช้เคลือบในแต่ละงวดมีมวล 4 kg และมีค่าความชื้นเริ่มต้นประมาณ 12% w.b. เปดมีความสูงเริ่มต้น 9 cm ตารางที่ 1 แสดงผลของอุณหภูมิของอากาศที่ใช้อบแห้ง อัตราฉีดพ่นสารเคลือบ ระยะเวลาฉีดพ่นสารเคลือบ แรงดันของอากาศที่ป้อนเข้าหัวฉีด และระยะเวลาที่อบแห้งหลังหยุดพ่นสารเคลือบต่อค่าความชื้นของข้าวเคลือบ พบร่วมข้าวที่ผ่านการเคลือบโดยใช้ระยะเวลาฉีดพ่นสารเคลือบ 10 min มีค่าความชื้นสูงกว่าข้าวที่ผ่านการเคลือบโดยใช้ระยะเวลาฉีดพ่นสารเคลือบ 8 min เนื่องจากมีปริมาณสารเคลือบที่ถูกพ่นมากกว่าข้าวที่ผ่านการเคลือบด้วยระยะเวลาที่สั้นกว่า นอกจากนี้ความแตกต่างของความชื้นเล็กน้อยอาจเป็นผลมาจากการไม่แน่นอนของการวัด (Uncertainty) และจำนวนการทดลองสามชั้นในแต่ละเงื่อนไข

การใช้อุณหภูมิอบแห้ง 65 °C และระยะเวลาที่อบแห้งหลังหยุดฉีดพ่นสารเคลือบ 40 s ทำให้ข้าวเคลือบ มีความชื้นค่อนข้างต่ำ เนื่องจากจากการอบแห้งหลังหยุดฉีดพ่นสารเคลือบด้วยเวลาที่มากเกิน จากการปรับเปลี่ยนระยะเวลาทำให้ทราบว่าการอบแห้งหลังจากหยุดฉีดพ่นสารเคลือบโดยใช้เวลา 10 s เพียงพอที่จะทำให้ความชื้นส่วนสุดท้ายระเหยออกจากเมล็ดข้าวสารอยู่ในระดับความชื้นที่เหมาะสมสำหรับการเก็บรักษา (ประมาณ 11.9% w.b.) เพื่อทำให้ข้าวเคลือบมีค่าความชื้นใกล้เคียงกับค่าความชื้นเริ่มต้นของข้าวสารและลดการแตกกราวของเมล็ด จากการใช้อุณหภูมิสูง ต้องปรับลดอุณหภูมิของอากาศที่ใช้อบแห้งจาก 65 °C เป็น 60 °C พบร่วมข้าวที่ผ่านการเคลือบโดยใช้อุณหภูมิอบแห้ง 60 °C อัตราฉีดพ่นสารเคลือบ 40 ml/min อากาศที่ป้อนเข้าหัวฉีดมีแรงดัน 1.5 bar ฉีดพ่นสารเคลือบเป็นเวลา 8 min จากนั้nobn แห้งต่อหลังหยุดพ่นสารเคลือบ 10 s ทำให้ข้าวเคลือบมีค่าความชื้นประมาณ 11.9% w.b. และเมื่อทดลองผลิตข้าวเคลือบโดยไม่ต้องอบแห้งต่อหลังจากหยุดพ่นสารเคลือบ พบร่วมข้าวเคลือบมีค่าความชื้น 12.2% w.b. ทำให้ความชื้นสะสมและไม่ถูกระเหยออกจากเมล็ดข้าว ส่งผล

ทำให้เมล็ดข้าวເກະກັນເປັນກົອນ ແລະ ຈາກທຳໃຫ້ມີລົດຂ້າວສ່ວນນີ້ເກີດກາເສີຍຫາຍໄດ້ຮ່ວງກາເກີບຮົກຂາວ ສ່ວນກາລດແຮງດັນຂອງອາກາສທີ່ປ້ອນເຂົ້າຫວັນດີຈາກ 1.5 ເປັນ 1.0 bar ທຳໃຫ້ຄວາມຊື່ໃນຂ້າວເຄລືອບລົດລົງປະມານ 0.1 %

w.b. ຈາກເນື່ອງມາຈາກນາດຂອງລະອອງຝອຍທີ່ມີນາດໂຕຊື່ນ (ຕາມຄູ່ມື້ອໜ້ວນີ້ມີຄໍາມາກກວ່າ 100 ໄມຄຣອນ) ທຳໃຫ້ກາເຄລືອບຜິວມີລົດຂ້າວມີຄວາມຊື່ສະສົມມາກຊື່ນ

ຕາງໆທີ່ 1 ຄວາມຊື່ຂອງຂ້າວເຄລືອບທີ່ເຈື່ອນໄຂກາທົດລອງຕ່າງກັນ

ເງື່ອນໄຂ					ຄວາມຊື່*
ອຸນຫກຸນ (°C)	ອັຕຣາກຣີດພໍນ (ml/min)	ຮະຢະເວລາຈີດພໍນ (min)	ຮະຢະອບແທ້ງ ພັດຈາກຫຼຸດພໍນ (s)	ແຮງດັນຂອງອາກາສ ປ້ອນເຂົ້າຫວັນດີ (bar)	(% w.b.)
55	30	8	10	1.5	11.8
	30	10	10	1.5	11.9
	35	8	10	1.5	11.9
	35	10	10	1.5	11.9
	35	10	10	1.0	11.9
	40	8	10	1.5	11.8
	40	10	10	1.5	11.9
	40	10	0	1.5	12.2
60	30	8	10	1.5	11.7
	30	10	10	1.0	11.8
	35	8	10	1.5	11.7
	35	10	10	1.5	11.8
	40	8	10	1.5	11.9
	40	10	0	1.5	12.1
	40	10	10	1.0	11.8
	40	10	10	1.5	11.7
65	30	8	10	1.5	11.6
	30	10	10	1.5	11.5
	35	8	10	1.5	11.6
	35	10	10	1.5	11.6
	35	10	40	1.5	11.3
	40	8	10	1.5	11.6
	40	10	10	1.5	11.7
	40	10	0	1.5	12.0

\*ຄວາມຊື່ຂອງຂ້າວສາຣເຮີມຕັ້ນ 11.9 % w.b.

ตารางที่ 2 แสดงค่าสีของข้าวเคลือบขึ้นชั้น พบว่า การเพิ่มอัตราการฉีดพ่นสารเคลือบทำให้ข้าวเคลือบขึ้นชั้นมีสีเข้มมากขึ้น ค่า Hue angle ( $^{\circ}H$ ) อยู่ในช่วง 79-81 ซึ่งหมายถึงสีเหลืองอมแดง การเพิ่มอุณหภูมิอากาศร้อนทำให้ค่าความเป็นสีแดง ( $a^*$ ) มีแนวโน้มลดลงอย่างมีนัยสำคัญเป็นผลมาจากการการระเหยของสารเคลือบทำให้ปริมาณสารเคลือบยึดเกาะบนผิวเมล็ดข้าว

ลดลง อุณหภูมิที่เพิ่มขึ้นทำให้เกิดรอยร้าวนเมล็ดข้าว และเกิดช่องว่างอากาศบริเวณผิวเมล็ดและเกิดสีขุ่นข้าวทำให้เกิดแสงสะท้อนในรูปแบบการกระจายรังสีเพิ่มขึ้นซึ่งเป็นปัจจัยที่ทำให้ค่าความสว่าง ( $L^*$ ) เพิ่มสูงขึ้น แต่ไม่ส่งผลต่อค่าความเป็นสีแดง ( $a^*$ ) และความเป็นสีเหลือง ( $b^*$ ) อย่างมีนัยสำคัญสังเกตจากตัวอักษรทางสถิติที่ไม่ต่างกัน ( $p<0.05$ )

ตารางที่ 2 ค่าสีของเมล็ดข้าวที่ผ่านการเคลือบด้วยขึ้นชั้น

เงื่อนไข		$L^*$	$a^*$	$b^*$	Hue angle ( $^{\circ}H$ )
อุณหภูมิ ( $^{\circ}C$ )	ปริมาณสารเคลือบ (mL/min)				
55	30	$72.30 \pm 0.10^d$	$12.20 \pm 0.20^b$	$73.83 \pm 0.50^a$	$80.62 \pm 0.12^e$
	35	$71.77 \pm 0.21^{b,c}$	$12.93 \pm 0.21^{c,d}$	$73.20 \pm 0.75^a$	$79.98 \pm 0.06^{c,d}$
	40	$71.30 \pm 0.36^a$	$14.33 \pm 0.21^f$	$73.77 \pm 0.55^a$	$79.00 \pm 0.20^a$
60	30	$73.27 \pm 0.15^f$	$11.77 \pm 0.06^a$	$74.10 \pm 0.46^a$	$80.98 \pm 0.02^f$
	35	$71.73 \pm 0.21^{b,c}$	$13.17 \pm 0.25^d$	$73.63 \pm 0.50^a$	$79.86 \pm 0.26^c$
	40	$71.47 \pm 0.12^{a,b}$	$14.33 \pm 0.45^f$	$73.90 \pm 0.50^a$	$79.02 \pm 0.41^a$
65	30	$73.77 \pm 0.15^g$	$11.37 \pm 0.15^a$	$73.70 \pm 0.56^a$	$81.23 \pm 0.18^f$
	35	$72.83 \pm 0.31^e$	$12.57 \pm 0.32^{b,c}$	$73.37 \pm 0.51^a$	$80.28 \pm 0.18^{d,e}$
	40	$72.00 \pm 0.10^{c,d}$	$13.83 \pm 0.15^e$	$73.97 \pm 0.35^a$	$79.41 \pm 0.07^b$

ตัวอักษรอังกฤษแสดงความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญในแต่ละหลักของตาราง  $p<0.05$

ตารางที่ 3 แสดงร้อยละการแตกร้าว ร้อยละของข้าวเต็มเมล็ดและความชื้นในเมล็ด ที่เงื่อนไขการทดลองต่างๆ พบว่าอุณหภูมิอบแห้งและอัตราการฉีดพ่นสารเคลือบมีอิทธิพลผลต่อความชื้นของเมล็ดข้าวโดยข้าวสารที่ผ่านการเคลือบมีความชื้นในช่วง 11.3-12.2 % w.b. อย่างมีนัยสำคัญ ( $p <0.05$ ) จากผลการแตกร้าวของเมล็ดข้าว ทำให้ทราบว่าครัวควบคุมและเลือกเงื่อนไขให้ความชื้นสุดท้ายของข้าวเคลือบสูงกว่า 11.9% w.b. เนื่องจากทำให้เมล็ดข้าวแตกร้าวมากกว่า 96 % [5] จากตารางที่ 3 พบว่าที่อุณหภูมิ  $65^{\circ}C$  ร้อยละการแตกร้าว ร้อยละของข้าวเต็มเมล็ดและความชื้นในเมล็ดมีความแตกต่างกับการอบแห้งที่อุณหภูมิ 55

และ  $60^{\circ}C$  อย่างมีนัยสำคัญ ( $p<0.05$ ) การแตกร้าวที่เกิดขึ้นนี้มีสาเหตุมาจากเกรเดียนท์ ความชื้น (Moisture gradient) ระหว่างบริเวณผิวกับความชื้นภายในเมล็ดมีความแตกต่างกันจนทำให้เกิดแรงเค้น (Stress) [6]-[8] จนข้าวแตกร้าว

ตารางที่ 4 แสดงผลของอุณหภูมิอากาศและอัตราการฉีดพ่นสารเคลือบที่มีต่อคุณภาพด้านเนื้อสัมผัสของข้าวเคลือบหุงสุกในด้านความแข็ง (Hardness) และความเหนียว (Stickiness) พบว่าความแข็งและความเหนียวของข้าวเคลือบหุงสุกและข้าวสารอ้างอิงหุงสุก (ข้าวที่ไม่ผ่านกระบวนการการเคลือบ) ไม่มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ( $p<0.05$ ) ดังนั้นอุณหภูมิอากาศร้อนและอัตราการฉีดพ่นสารเคลือบไม่มีอิทธิพลต่อ

คุณภาพด้านเนื้อสัมผัสของข้าวเคลือบขึ้นชั้น ส่วนที่ เนื่องไข่ 65°C ไม่ได้แสดงผลการทดลองเนื่องจากเมล็ด

ข้าวเกิดการแตกร้าวซึ่งไม่เหมาะสมกับการผลิตข้าว เคลือบด้วยเทคนิคนี้

ตารางที่ 3 แสดงร้อยละการแตกร้าว ร้อยละของข้าวเต็มเมล็ดและความชื้นในเมล็ด

เงื่อนไข		ร้อยละการแตกร้าว	ร้อยละของข้าวเต็ม เมล็ด	ความชื้นในเมล็ด (% w.b.)
อุณหภูมิ (°C)	ปริมาณสารเคลือบ (ml/min)			
55	30	6±2 <sup>ab</sup>	93.0±0.2 <sup>ab</sup>	11.9±0.1 <sup>bc</sup>
	35	8±1 <sup>ab</sup>	93.2±0.2 <sup>b</sup>	12.0±0.0 <sup>c</sup>
	40	5±2 <sup>ab</sup>	93.4±0.2 <sup>bc</sup>	12.2±0.1 <sup>d</sup>
60	30	9±4 <sup>b</sup>	93.0±0.3 <sup>ab</sup>	11.8±0.1 <sup>b</sup>
	35	8±3 <sup>ab</sup>	93.2±0.3 <sup>b</sup>	11.9±0.0 <sup>bc</sup>
	40	4±1 <sup>a</sup>	94.2±0.1 <sup>d</sup>	12.0±0.1 <sup>c</sup>
65	30	98±2 <sup>c</sup>	92.7±0.2 <sup>a</sup>	11.5±0.0 <sup>a</sup>
	35	96±3 <sup>c</sup>	93.1±0.2 <sup>ab</sup>	11.6±0.1 <sup>a</sup>
	40	N/A	N/A	N/A
ข้าวขาว (อ้างอิง)		4±2 <sup>a</sup>	93.7±0.3 <sup>c</sup>	12.5±0.20 <sup>e</sup>

ข้าวอ้างอิงคือข้าวสารที่ยังไม่ผ่านกระบวนการใดๆ ตัวอักษรอังกฤษแสดงความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญในแต่ละหลักของตาราง  $p<0.05$

ตารางที่ 4 คุณภาพด้านเนื้อสัมผัสของข้าวเคลือบทุกสูตร

เงื่อนไข		Hardness (N)	Stickiness (N)
อุณหภูมิ (°C)	ปริมาณสารเคลือบ (ml/min)		
55	30	71.22±3.23 <sup>a</sup>	4.62±0.53 <sup>a</sup>
	35	71.64±4.86 <sup>a</sup>	4.81±0.46 <sup>ab</sup>
	40	72.91±5.27 <sup>a</sup>	5.38±0.51 <sup>ab</sup>
60	30	71.63±6.53 <sup>a</sup>	4.71±0.45 <sup>ab</sup>
	35	71.88±5.79 <sup>a</sup>	5.36±0.43 <sup>ab</sup>
	40	72.43±5.12 <sup>a</sup>	5.67±0.52 <sup>b</sup>
65	30	N/A	N/A
	35	N/A	N/A
	40	N/A	N/A
ข้าวที่ไม่ผ่านการเคลือบ (อ้างอิง)		71.42±4.42 <sup>a</sup>	4.82±0.54 <sup>ab</sup>

ตัวอักษรอังกฤษแสดงความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญในแต่ละหลักของตาราง  $p<0.05$

เมื่อเพิ่มระยะเวลาที่ฉีดพ่นสารเคลือบจาก 8 เป็น 10 min จากการทดลองพบว่าเมล็ดข้าวมีลักษณะการเกิดฟลูอิเดซ์ลดลง เป็นผลมาจากการเมล็ดข้าวมีสารเคลือบยึดเกาะอยู่ที่ผิวเพิ่มขึ้นทำให้เกิดแรงยึดเกาะระหว่างเมล็ดข้าว ส่งผลทำให้เครื่องมีประสิทธิภาพการเคลือบมีค่าลดลง

การทดลองปรับเพิ่มแรงดันของอากาศที่ป้อนเข้าหัวฉีดจาก 1.0 เป็น 1.5 bar แรงดันที่ปรับเพิ่มนี้ผลกระทบต่อขนาดของหยดละอองฝอยที่ถูกพ่นออกจากหัวฉีด แต่ในการทดลองยังไม่สามารถอธิบายผลในส่วนนี้ได้อย่างชัดเจนเนื่องจากค่าแรงดันมีค่าใกล้เคียงกัน ส่วนการปรับลดระยะเวลาที่อบแห้งหลังจากหยุดพ่นสารเคลือบไม่มีผลกระทบต่อค่าประสิทธิภาพเคลือบ เนื่องการอบแห้งในส่วนนี้จะกระทำหลังจากที่หยุดพ่นสารเคลือบแล้ว

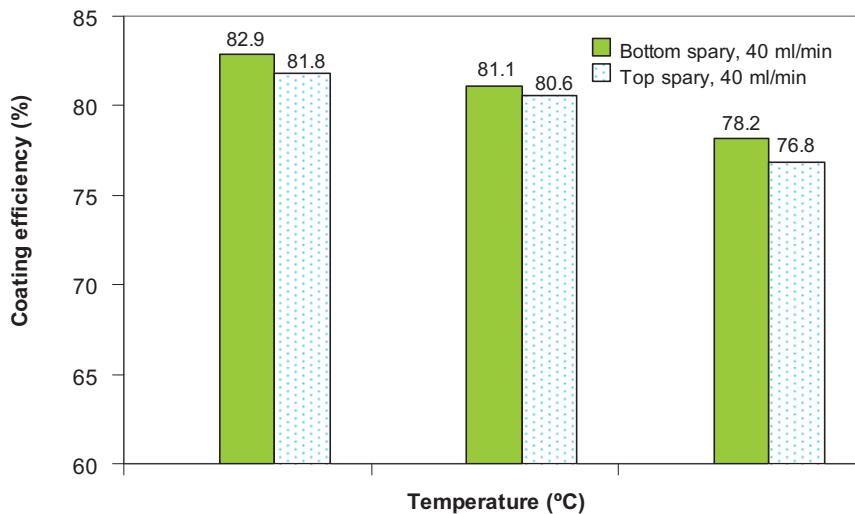
จากการทดลองงานวิจัยนี้เลือกเงื่อนไขตัวแปรสำหรับผลิตข้าวเคลือบที่มีค่าคุณภาพของเมล็ดข้าวและประสิทธิภาพการเคลือบดีที่สุดดังนี้ อัตราการฉีดพ่น 40 ml/min ระยะเวลาที่ฉีดพ่นสารเคลือบจาก 8 min ระยะอบแห้งหลังจากหยุดพ่น 10 s และแรงดันอากาศป้อนเข้าหัวฉีด 1.5 bar ผู้วิจัยได้เคยทำการทดลองและสร้างเครื่องฟลูอิเดซ์เบดชนิดฉีดพ่นจากด้านบน (Top-Spray Fluidized Bed Coater) [9] ลักษณะห้องอบแสดงดังรูปที่ 5 โดยเคลือบขึ้นชั้นๆ น้ำหนักเพื่อเงื่อนไขการทดลองเดียวกันกับงานวิจัยนี้ ดังนั้นเพื่อเปรียบเทียบกับเครื่องฟลูอิเดซ์เบดชนิดฉีดพ่นจากด้านล่าง (Bottom-Spray Coater Fluidized Bed) จึงนำผลการทดลองที่เงื่อนไขที่ดีที่สุดมาเปรียบเทียบประสิทธิภาพการเคลือบของเครื่องห้องอบแบบดังรูปที่ 6

รูปที่ 6 เปรียบเทียบประสิทธิภาพการเคลือบระหว่างเครื่องฟลูอิเดซ์เบดชนิดฉีดพ่นจากด้านล่าง และเครื่องฟลูอิเดซ์เบดชนิดฉีดพ่นจากด้านบน ที่อัตรา

การฉีดพ่น 40 ml/min และเงื่อนไขอุณหภูมิต่างกันผลการทดลองพบว่าเครื่องมีค่าประสิทธิภาพการเคลือบอยู่ในช่วงระหว่าง 78.2–82.9% พบร้าเครื่องฟลูอิเดซ์เบดชนิดฉีดพ่นจากด้านล่างมีค่าประสิทธิภาพการเคลือบที่สูงกว่าเครื่องฟลูอิเดซ์เบดชนิดฉีดพ่นจากด้านบนในทุกเงื่อนไขอุณหภูมิการอบแห้งโดยมีค่าสูงสุดเท่ากับ 82.9% ที่อุณหภูมิ 55°C การพ่นเคลือบด้วยเทคนิคฉีดพ่นจากด้านล่าง (รูปที่ 1) เป็นการพ่นเคลือบที่ล่อนของฝอยให้ตามกระแสนลมที่เป่าวสุดให้เกิดสภาพฟลูอิเดซัน แตกต่างจากการฉีดพ่นจากด้านบนที่มีศีษทางการพ่นและการไหหลังของอากาศ สวนทางกัน (รูปที่ 5) ทำให้ล่อนของฝอยของสารเคลือบเข้ายึดเกาะกับเมล็ดข้าวได้ยากกว่า เพราะล่อนของฝอยบางส่วนจะถูกอากาศพัดพาออกจากห้องอบแห้ง ซึ่งแตกต่างจากเครื่องฟลูอิเดซ์เบดชนิดฉีดพ่นจากด้านล่าง ภายในห้องอบแห้งมีการติดตั้ง Draft tube เพื่อช่วยให้เกิดช่องว่างให้วัสดุถูกขับสู่ด้านบน ทำให้วัสดุเกิดการหมุนเวียนได้ดี โดยหัวฉีดจะพ่นสารเคลือบลงบนผิวของวัสดุในขณะที่กำลังไหหล่น Draft tube ในลักษณะแบบไหตามกัน ข้าวสารได้รับสารเคลือบเมื่อไหหล่นในแต่ละครั้ง ทำให้สารเคลือบสามารถยึดเกาะอยู่บนผิวของวัสดุได้อย่างสม่ำเสมอกว่าการพ่นเคลือบแบบฉีดพ่นจากด้านบน



รูปที่ 5 ห้องอบแห้ง Top spray fluidized bed [2]



รูปที่ 6 เปรียบเทียบประสิทธิภาพการเคลือบระหว่างเครื่องฟลูอิเดซ์เบดชนิดฉีดพ่นจากด้านล่างและเครื่องฟลูอิเดซ์เบดชนิดฉีดพ่นจากด้านบน ที่อัตราการฉีดพ่น 40 ml/min ที่ระยะเวลาฉีดพ่นสารเคลือบ 8 min ระยะขอบแห้งหลังจากหยุดพ่น 10 sec และแรงดันอากาศป้อนเข้าหัวฉีด 1.5 bar

จากรูปที่ 6 เมื่อเพิ่มอุณหภูมิจาก 55 จนถึง 65°C พบร่วมกันว่าการเคลือบโดยใช้อุณหภูมิอบแห้งสูงทำให้เครื่องผลิตข้าวเคลือบมีประสิทธิภาพการเคลือบลดลง เนื่องจากการเคลือบโดยใช้อุณหภูมิอบแห้งสูงมีผลต่อปริมาณของหยดละของฝอยของสารเคลือบที่ถูกพ่นออกจากหัวฉีดเกิดการระเหยไปบางส่วนจึงทำให้มีสามารถเข้าได้เฉพาะบนผิวเมล็ดข้าวสาร สารเคลือบที่เก่าอยู่บนผิวเมล็ดจึงมีปริมาณลดลง

#### 4. สรุป

เทคนิคการเคลือบและอบแห้งด้วยหลักการของฟลูอิเดเซ็นเซอร์ชนิดฉีดพ่นจากด้านล่าง สามารถผลิตข้าวเคลือบมีน้ำหนักคงที่มีผิวเคลือบสม่ำเสมอมากกว่าการเคลือบด้วยเทคนิคฟลูอิเดเซ็นเซอร์ชนิดฉีดพ่นจากด้านบน ผลิตภัณฑ์ข้าวเคลือบมีน้ำหนักคงที่ได้มีเส้นใยของอ่อนแวดและมีเส้นที่สม่ำเสมอ ประสิทธิภาพการเคลือบสูงสุด มีค่าเท่ากับ 82.9% ที่เงื่อนไขอุณหภูมิ 55 °C อัตราการฉีดพ่น 40 ml/min ระยะเวลาฉีดพ่นสารเคลือบ 8 min ระยะขอบแห้งหลังจากหยุดพ่น 10 s และแรงดันอากาศป้อนเข้าหัวฉีด 1.5 bar การพ่นเคลือบพร้อม

กับใช้อุณหภูมิอบแห้งสูงทำให้ปริมาณสารเคลือบยึดเกาะบนผิวเมล็ดข้าวลดลง อุณหภูมิอากาศร้อนและอัตราการฉีดพ่นสารเคลือบไม่มีอิทธิพลต่อคุณภาพด้านเนื้อสัมผัสของข้าวเคลือบมีน้ำหนัก การเคลือบด้วยเทคนิคนี้ควรควบคุมไม่ให้ความชื้นของผลิตภัณฑ์ต่ำกว่า 11.9 %w.b. เนื่องจากการใช้อุณหภูมิอบแห้งที่สูงเกินไปจะเกิดการแตกร้าวของเมล็ดข้าว

#### 5. กิตติกรรมประกาศ

งานวิจัยนี้ได้รับทุนอุดหนุนการวิจัยจากสถาบันวิจัยและพัฒนาแห่ง มก. คณะวิศวกรรมศาสตร์ กำแพงแสน มหาวิทยาลัยเกษตรศาสตร์ และคำปรึกษาจากนายอかもะ ປะหลามานิต

#### 6. เอกสารอ้างอิง

- [1] Torton, R. and Cheng, X.X., 2005, "The Scale-Up of Spray Coating Processes for Granular Solids and Tablets", Powder Technology, Vol. 150, No. 2, pp. 78-85.

- [2] Glatt Technology, Fluid Bed Coating, [Online], Available :[http://www.glatt.com/e/01\\_technologien/01\\_04\\_08.htm](http://www.glatt.com/e/01_technologien/01_04_08.htm).
- [3] K. Dewettinck and A. Huyghebaert, A. "Top-spray fluidized bed coating: Effect of process variable on coating efficiency. Lebensmittel Wissenschaft und Technologie, vol. 31, pp. 568-575, 1998.
- [4] A. Noykanchana, K. Sinsakul, C. Chansomboon, C. Moonkhum and T. Teepaibool, "Development of Herbal-Coated Rice Using Bottom Spray Fluidized Bed Coaters," Dissertation, Department of Mechanical Engineering, Kasetsart University Kamphangsean Campus, 2014 (in Thai).
- [5] A. Palamanit, S. Soponronnarit, S. Prachayawarakorn, and P. Tuntrakul, "Qualities of turmeric extract coated rice using top-spay fluidized bed coating technique," *Agricultural Sci. J.*, vol.42, pp. 513-516, 2011 (in Thai).
- [6] A. Igauz, M. Rodriguez, and P. Virseda, "Influence of handling and processing of rough rice on fissure and head rice yields," *Journal of Food Engineering*, vol.77, pp. 803-809, 2006.
- [7] P. Prakotmak, "Modeling coupled transport phenomena and mechanical deformation of rice during drying in fluidized-bed dryer," *The 28th Conference of The Mechanical Engineering Network of Thailand*, 15-17 October, Khon Kaen, pp. 720-729, 2014 (in Thai).
- [8] P. Prakotmak, "Modeling heat and mass transfer in drying of single-kernel brown rice," *The Journal of King Mongkut's University of Technology North Bangkok*, vol. 24, no. 3, pp. 634-643, 2014 (in Thai).
- [9] P. Prakotmak, "Development of rice kernel coater with fluidized bed process," *The 29th Conference of The Mechanical Engineering Network of Thailand*, 1-3 July, Nakhon Ratchasima/Khon Kaen, pp. 976-984, 2015 (in Thai).