

การประชุมวิชาการเครือข่ายวิศวกรรมไฟฟ้า ครั้งที่ 17 The 17th Electrical Engineering Network 2025

จัดโดย : สมาคมไฟฟ้าและพลังงานไอกริปเปล็อต (ประเทศไทย) (IEEE PES-THAILAND)
 สมาคมวิชาการทางวิศวกรรมไฟฟ้า (ประเทศไทย) (EEAAT)
 เครือข่ายวิศวกรรมไฟฟ้า (EENET)
 มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีราชมงคลธัญบุรี (RMUTP)

EENET 2025

การสร้างนวัตกรรมเทคโนโลยีเพื่อการวิจัย นำพาสู่การพัฒนาอย่างยั่งยืนสู่เศรษฐกิจชุมชน

Creating innovation technology for research and local development promoting the economy to the community

Conference Topics

- ไฟฟ้ากำลัง Electrical Power (PW)
- อิเล็กทรอนิกส์, วงจร และสื่อสาร Electronics, Circuit and Communication (EC)
- อิเล็กทรอนิกส์กำลัง Power Electronics (PE)
- คอมพิวเตอร์และเทคโนโลยีสารสนเทศ Computer and Information Technology (CP)
- ระบบควบคุมและการวัด Control Systems and Instrumentation (CT)
- ระบบประมวลผลสัญญาณดิจิทัล Digital Signal Processing (DS)
- พลังงานและการอนุรักษ์พลังงาน Energy and Conservation of Energy (ES)
- นวัตกรรมและสิ่งประดิษฐ์ Innovation and Invention (IN)
- งานวิจัยที่เกี่ยวข้องกับวิศวกรรมไฟฟ้า General Electrical Engineering (GN)
- หัวข้อพิเศษทางวิศวกรรมไฟฟ้า Special Session on Electrical Engineering (SS1)
- งานวิจัยด้านการบริหาร การจัดการด้วยขบวนการร่วมกับเทคโนโลยีเพื่อการพัฒนา (SS2)
- หัวข้อวิจัยที่เกี่ยวข้องกับวิศวกรรม สำหรับนักวิจัยรุ่นเยาว์ ระดับผู้อัยยุ ปวช. และ ปวส. (SS3)



<https://ee.eng.rmutp.ac.th/>



<https://eenet2025.rmutp.ac.th/>

28 - 30 พฤษภาคม 2568 ณ เอเชียทีค แกรนด์ คอนเวนชัน จังหวัดระยอง

บทความวิจัยสาขา ES พลังงานและการอนุรักษ์พลังงาน

รหัส	ชื่อบทความ	หน้า
ES-739	การจำลองการใช้พลังงานสำหรับลดความซ้ำในข้าวเปลือกหอมมะลิตัวยเครื่องผลิต ความซ้ำแบบสมมติ พิรภพ โยวาห์ชัยพงศ์ ¹ สมพจน์ คำแก้ว ² ประชา บุณยวนิชกุล ³ และ เสฎฐา กาสนันทน์ ^{4*} ¹ สาขาวิชาวิศวกรรมเครื่องกล คณะครุศาสตร์อุตสาหกรรม มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีราชมงคลพระ นคร ² ห้องปฏิบัติการนวัตกรรมวิศวกรรมอุปกรณ์ทางการเกษตร คณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยเกษตรศาสตร์ วิทยาเขตกำแพงแสน ³ ภาควิชาวิศวกรรมเครื่องกล คณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยศรีนครินทรวิโรฒ ⁴ ภาควิชาวิศวกรรมโยธาและสิ่งแวดล้อม คณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยศรีนครินทรวิโรฒ ผลการศึกษาการทำไฟฟ้าโดยใช้พลังงานแสงอาทิตย์เพื่อผลิตเชื้อเพลิงทดแทน	485
ES-741	มัคคัต แมะહะย์ ¹ จาเรวัฒน์ เจริญจิตร ² สิทธิพร บุญญาณวัตร ² สุเทพ ชูกลืน ² และ วสุ สุขสุวรรณ ^{2*} ¹ สาขาวิชาวิศวกรรมเครื่องกล และเมด้าหอรอนิกส์ คณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์ ² สาขาวิชาวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีราชมงคลรัตนโกสินทร์ มาตรการอนุรักษ์พลังงานของโรงไฟฟ้าในช่วง 1 ทศวรรษ: แนวทางการจัด การพัฒนาที่มีประสิทธิภาพเพื่อมุ่งสู่ความเป็นกลางทางคาร์บอน	489
ES-742	จาเรวัฒน์ พันสำกัตต์ ¹ วรรัตน์ ปัตรประกร ¹ และ พระพิพัฒน์ ภัสบุตร ^{2*} ¹ สาขาวิชาสาขาวิชาเทคโนโลยีการจัดการพลังงานและสิ่งแวดล้อม คณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยธรรมศาสตร์ ² สาขาวิชาวิศวกรรมไฟฟ้าและคอมพิวเตอร์ คณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยธรรมศาสตร์	493
ES-743	กิตติธัช คงงาม ¹ และ พฤศยน นินนาวงศ์ ^{1*} ¹ สาขาวิศวกรรมไฟฟ้า แขนงวิศวกรรมคอมพิวเตอร์ คณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีราชมงคลอุบลราชธานี	497
ES-744	บรรษา กิริวงษ์พิพัฒน์ ^{1*} บุญยัง ปลื้งกลาง ¹ ¹ ภาควิชาวิศวกรรมไฟฟ้า คณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีราชมงคลอุบลราชธานี	501
ES-745	จิรยุ คงอิตาม ¹ และ พฤศยน นินนาวงศ์ ^{1*} ¹ สาขาวิชาวิศวกรรมไฟฟ้า คณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีราชมงคลอุบลราชธานี	505

การจำลองการใช้พลังงานสำหรับลดความชื้นในข้าวเปลือกหอมมะลิด้วยเครื่องลดความชื้นแบบพรมฟาง

Simulation of Energy Consumption for an Integrated Jasmine Paddy Dehumidifier Machine

พิรภพ ไอลักษณ์พงษ์* สมพจน์ คำเหลว † ประชา บุญยวานิชกุล* และ เสฎฐา กาสนันทน์*

*สาขาวิชาวิศวกรรมเครื่องกล คณะครุศาสตร์อุตสาหกรรม มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีราชมงคลระยอง

†ห้องปฏิบัติการนวัตกรรมวิศวกรรมคอมพิวเตอร์ทางการเกษตร คณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยเกษตรศาสตร์ วิทยาเขตกำแพงแสน

*ภาควิชาวิศวกรรมเครื่องกล คณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยศรีนครินทรวิโรฒ

*ภาควิชาวิศวกรรมโยธาและสิ่งแวดล้อม คณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยศรีนครินทรวิโรฒ

E-mail: setta@rmut.ac.th

บทคัดย่อ

ข้าวหอมมะลิเป็นพืชเศรษฐกิจหลักของประเทศไทย เมื่อเวลา คุณสมบัติเฉพาะ ในด้านของความหอม แพ่กระวนการลดความชื้นที่เกี่ยวกับการใช้ในปัจจุบันที่ทำให้สารหอม 2AP สูญเสียไป งานวิจัยนี้เป็นส่วนหนึ่งของการพัฒนาเครื่องลดความชื้นในข้าวเปลือกแบบพรมฟาง เพื่อลดการสูญเสียสารหอม 2AP ในกระบวนการลดความชื้น โดยทำการจำลองการใช้พลังงานเพื่อลดความชื้นของข้าวเปลือก 1.5 ตัน ที่มีความชื้นตั้งต้น 28% (w.b.) ลดให้เหลือ 14% (w.b.) ที่มีอุณหภูมิที่งานในไทยทำกัน 60 และ 43 °C (อุณหภูมิอ้างอิง และอุณหภูมิที่ทำให้สูญเสียสารหอม 2AP น้อยที่สุดจากการทดลอง) ผลการจำลองพบว่าที่ 60 และ 43 °C จะมีอัตราการใช้พลังงานที่ทำกัน 41.56 และ 20.27 MJ/hr. และใช้เวลาในการลดความชื้น 17.5 และ 16.4 hrs. ตามลำดับ

คำสำคัญ: ข้าวเปลือกหอมมะลิ, การลดความชื้น, พลังงาน, สารหอม 2AP.

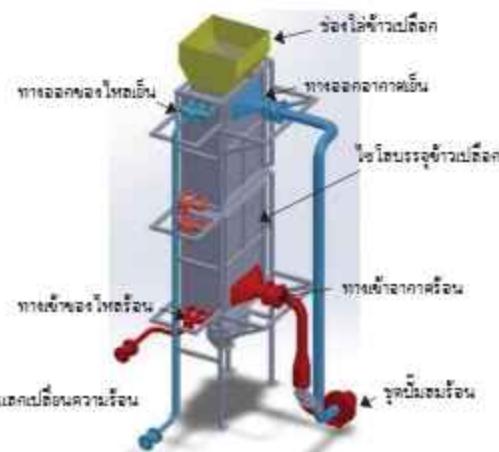
Abstract

Jasmine rice is a major economic crop of Thailand due to its unique aromatic properties. However, the dehumidification process currently used by farmers causes the loss of the aromatic compound 2AP. This research is part of the development of an Integrated Jasmine Paddy Dehumidifier Machine to reduce the loss of 2AP compounds. Simulating the energy consumption to reduce the moisture content of 1.5 tons of paddy with an initial moisture content of 28% (w.b.) to 14% (w.b.). Working temperature of purposed machine are 60 and 43 °C (an experiment temperature reference and the best dehumidify temperature for 2AP compound conserving, respectively). The simulation results showed that the power consumption rate was 41.56 and 20.27 MJ/hr. and the operating time was 17.5 and 16.4 hrs., respectively.

Keywords: jasmine paddy, dehumidification process, energy, 2AP

1. บทนำ

ข้าวหอมมะลิเป็นพืชเศรษฐกิจหลักนิคหนึ่งของประเทศไทย ด้วยคุณสมบัติเฉพาะของข้าวหอมมะลิที่มีความบุ้นและกลิ่นหอมที่เป็นเอกลักษณ์ ทำให้ข้าวหอมมะลิเป็นที่ต้องการของตลาดทั่วโลกในและภายนอกประเทศไทย สำนักงานมาตรฐานการตราร้านสินค้าเกษตรและอาหารแห่งชาติ (นกอช.) กระทรวงเกษตรและสหกรณ์ ได้กำหนดค่ามาตรฐานที่เป็นตัวชี้วัดที่สำคัญสำหรับข้าวเปลือกหอมมะลิ คือต้องมีค่าความชื้นไม่เกิน 15% (w.b.) และอุณหภูมิ [1] จากงานวิจัยที่ๆ ที่ได้วัดขึ้นคือ อุณหภูมิของข้าวเปลือกหอมมะลิ พบว่าความหอมของข้าวเปลือกหอมมะลิ ถูกวัดค่าอนามัยสาร 2-Acetyl-1-Pyrroline (2AP) ในข้าวเปลือก 1 กิโลกรัม อย่างไรก็ตามสารหอม 2AP นี้ถูกสูญเสียในกระบวนการลดความชื้น ซึ่งเกษตรกรโดยทั่วไปนิยมใช้วิธีตากแดด (การใช้ธรรมชาติ) และกระบวนการการเก็บรักษา (ไม่มีการควบคุมอุณหภูมิ)



รูปที่ 1 แบบเครื่องลดความชื้นแบบพรมฟาง

ดังนั้นโครงการวิจัยนี้จะมุ่งที่จะพัฒนาเครื่องลดความชื้นข้าวเปลือก (การใช้เครื่องจักร) เพื่อลดการสูญเสียสารหอม 2AP โดย

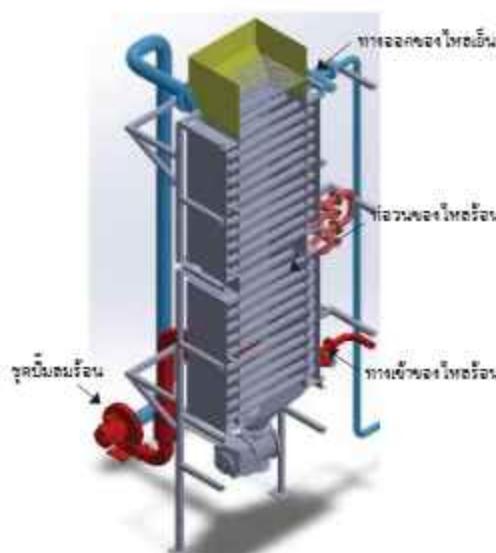
การศึกษาเครื่องลดความร้อนแบบต่างๆ ในภาคอุตสาหกรรม [2-3] และน้ำหนักการทำงาน ข้อดี ข้อเสียมาใช้ในการออกแบบเครื่องลดความร้อนแบบพลาสติก ที่มุ่งเน้นการควบคุมอุณหภูมิการทำงานให้เหมาะสมเพื่อสอดคล้องกับการใช้พลังงาน 2AP ลดระยะเวลาและเวลาสิ้นเปลืองที่ใช้ลดความร้อนของข้าวเปลือก โดยงานวิจัยนี้เป็นส่วนหนึ่งของการวิจัยการจำลองการใช้พลังงานของเครื่องลดความร้อนแบบพลาสติกที่ได้ออกแบบตั้งแต่เดิมในรูปที่ 1 ค่อนข้างการที่พัฒนาล่าร์วันเครื่องลดความร้อนแบบพลาสติก

2. ส่วนประกอบและหลักการทำงานของเครื่องลดความร้อน

การจำลองการใช้พลังงานจำเป็นต้องเข้าใจหลักการทำงานของเครื่องลดความร้อนแบบพลาสติก โดยในรูปที่ 2 ข้าวเปลือกต้องถูกห่อหุ้ม ส่วนประกอบที่สำคัญ และหลักการทำงานของเครื่องลดความร้อนที่นับเป็นจุดอนการเครื่องลดความร้อนของเครื่องลดความร้อนคือ การทำงาน และจัดผ่อนการลดความร้อนของข้าวเปลือก

2.1 ส่วนประกอบหลักของเครื่องลดความร้อนแบบพลาสติก

ส่วนประกอบหลักของเครื่องลดความร้อนแบบพลาสติก คือ 1) ไอลوبอรัลข้าวเปลือกที่มีขนาดประมาณ 230 ซม. x 85 ซม. x 40 ซม. สามารถบรรจุข้าวเปลือกได้ประมาณ 420 กก. (ความหนาแน่นเฉลี่ยของข้าวเปลือกประมาณ 540 กก./ลบ.ม.) [4] 2) อุโมงค์เปลี่ยนความร้อนแบบระบบปิด แบ่งเป็น 2 ส่วน คือ หน้าด้านในที่ไฟฟ้าขนาด 18 kW ควบคุมอุณหภูมิอัตโนมัติ หรืออัตโนมัติ ของเหลวอัตราการไหลสูงสุด 12 ลบ./ม.³/ชม. และชุดหัวรวมของไอลوبอรัล สำหรับแยกเปลี่ยนความร้อนภายในไอลوبอรัล ข้าวเปลือก ดังแสดงในรูปที่ 2



รูปที่ 2 ชุดหัวรวมของไอลوبอรัล ไอลوبอรัลข้าวเปลือก และปั๊มน้ำ

3) ชุดปั๊มน้ำอุ่นขนาด 3.7 kW ที่อุณหภูมิได้ 0-150 °C ทำหน้าที่สร้างอากาศให้มีอุณหภูมิความทิ่มงานต่ำกว่า 90 °C ให้กับห้องทำงาน ควบคุมอัตราการไหล เพื่อคงความร้อนของจากข้าวเปลือก

2.2 หลักการทำงานของเครื่องลดความร้อนแบบพลาสติก

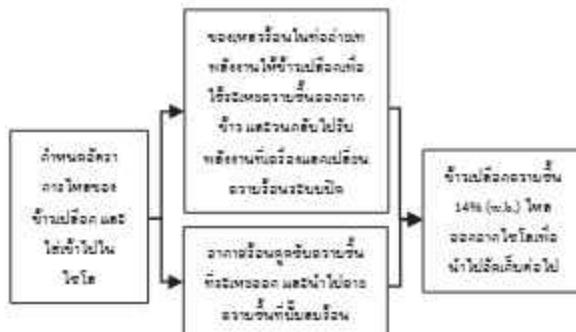
หลักการทำงานของเครื่องลดความร้อนแบบพลาสติก เป็นการแปลงงานการลดความร้อนของข้าวเปลือกออกเป็น 2 ส่วน คือ ส่วนหลังงานความร้อนที่ให้เข้าไปในไอลوبอรัล การทำงานของไอลوبอรัล ในท่อนของไอลوبอรัล สร้างจากชุดแยกเปลี่ยนความร้อนแบบระบบปิด ทำหน้าที่ถ่ายทอดพลังงานความร้อนให้กับข้าวเปลือกเพื่อระเหยความร้อนที่อยู่ในเม็ดข้าว และอากาศแห้งที่มีอุณหภูมิความทิ่มงานต่ำกว่า 90 °C ให้กับห้องทำงาน ควบคุมอัตราการไหลเพื่อท่านว่าส่วนควบคุมอัตราการไหลเข้า มาสืบต่อส่วนเปลี่ยนของไอลوبอรัล เพื่อคงความร้อนของจากข้าวเปลือก

ขั้นตอนการทำงานของเครื่องลดความร้อนแบบพลาสติกในรูปที่ 3.

ขั้นตอนการเตรียมเครื่อง



ขั้นตอนการลดความร้อนข้าวเปลือก



รูปที่ 3 หลักการทำงานของเครื่องลดความร้อนแบบพลาสติก

3. การจำลองการใช้พลังงานของเครื่องลดความร้อนด้วยแบบ

เบ้าหมายของไอลوبอรัล คือ การสร้างเครื่องลดความร้อนในข้าวเปลือกห้องแม่ตี จากค่าความร้อนเริ่มต้นที่ 29% (พ.บ.) (หลังเก็บเกี่ยว)

ให้เหลือไม่เกิน 14% (พ.บ.) ตามมาตรฐานข้าวเปลือกห้องมะลิของ กระทรวงเกษตรและสหกรณ์ และผลการสูญเสียสารห้อง 2AP เมื่อจาก กระบวนการผลิตความชื้นในเหมาสม จากหลักการทำางานของเครื่องผลิต ความชื้นที่ก่อสร้างไปใช้ด้าน แบ่งเป็น 2 ช่วง คือ

(1) ช่วงเครื่องผลิตความชื้น เป็นการเตรียมอุณหภูมิทำงาน ในไข่ไก่ ชุดผลิตความร้อนแบบระบบปิด (สารนำความร้อน: น้ำ) ให้หลังงานความร้อนกับน้ำแล้วปล่อยค่าน้ำส่วนคงเหลือจากการไหล เพื่อสูญเสีย ให้เพิ่มอุณหภูมิอากาศในไข่ไก่ให้มีค่าเท่ากับอุณหภูมิทำงาน ในไข่ไก่ที่กำหนด ล่วงไปอีกหนึ่งชั่วโมงจะให้หลังงานกับอากาศที่จะใช้คูล ชันความชื้นที่รีดเหลืออกมาจากข้าวเปลือก ด้านน้ำอากาศที่ออกจากน้ำจะมีผล รีดเหลืออุณหภูมิเท่ากับอุณหภูมิทำงานในไข่ไก่

(2) ช่วงเครื่องผลิตความชื้นทำงาน ข้าวเปลือกที่ได้มาในเครื่อง ผลิตความชื้นรับห้องล่างมาต่อระดับน้ำในข้าวเปลือก การถ่ายเทาหลังงาน จะทำให้ข้าวเปลือกมีอุณหภูมิสูงขึ้นจนเท่ากับอุณหภูมิทำงานในไข่ไก่ และความชื้นในข้าวเปลือกลดลงจนมีความชื้นทางที่กำหนด โดย อากาศแห้งที่รีดเหลือกาน้ำที่คูลชันความชื้นที่รีดเหลืออกมาจากข้าวเปลือก แนะนำอากาศชั้นวนกลับไปบำบัดที่บีบมอลร้อน ก่อนปล่อยกลับเข้าสู่ ไข่ไก่ ในส่วนของการคำนวณการใช้ห้องล่างเบ่งด้าน จะแบ่งสัดส่วนให้ ไว้ที่ห้องล่างของเครื่องผลิตความร้อนความชื้นคิดเป็น 100% สำหรับ ห้องล่างที่ใช้รีดเหลืออกจากข้าวเปลือก

การคำนวณการใช้ห้องล่างของเครื่องผลิตความชื้นแบบ ผสมผสานนี้เป็นการคำนวณการใช้ห้องล่างเบ่งด้านโดยอาศัยหลักของ กฎของคุณลักษณะและหลักงาน ที่คำนวณห้องล่างที่ใช้ในการผลิตความชื้น เบ่งด้าน [5-7] การผลิตความชื้นของข้าวเปลือก เมื่อมวนน้ำที่ต้องการ ระเหย (m_w) และ ห้องล่างที่ใช้กระบวนการผลิตความชื้นข้าวเปลือก (Q_{eva}) สามารถคำนวณดังแสดงในสมการที่ 1-4 ตามลักษณะ

$$m_w = \frac{m_i(M_i - M_f)}{100 - M_f} \quad (1)$$

$$Q_w = m_w(C_w \Delta T + h_{fg}) \quad (2)$$

$$Q_d = (m_i - m_w)C_d \Delta T \quad (3)$$

$$Q_{eva} = Q_w + Q_d \quad (4)$$

เมื่อ m_i คือ มวลข้าวเปลือกตั้งต้น (kg)

M_i และ M_f คือ ความชื้นของข้าวเปลือกตอนเข้าเครื่อง และ หลังออกจากเครื่อง (%) พ.บ.)

Q_w และ Q_d คือ ห้องล่างที่ใช้รีดเหลืออกจากข้าวเปลือก และ ห้องล่างที่ใช้เพิ่มอุณหภูมิข้าวเปลือกเพิ่ม ตามลักษณะ (kg)

C_w และ C_d คือ ค่าความร้อนจานพาณิชย์ของอากาศ ($\text{kJ}/\text{kg} \cdot ^\circ\text{C}$)

ΔT คือ ค่าความแตกต่างของอุณหภูมิข้าวเปลือกตอนเข้า และ หลังออกจากเครื่องความชื้น ($^\circ\text{C}$)

h_{fg} คือ ความร้อนแฝกที่ใช้รีดเหลือ (kJ/kg)

หลังงานจากเครื่องผลิตเป็นความร้อน และปั๊มน้ำร้อน ในช่วงหรือเครื่องผลิตความชื้น และช่วงเครื่องผลิตความชื้นทำงาน สามารถคำนวณได้ดังแสดงในสมการที่ 5-10

$${}^p_{HE}Q_w = \rho_w V_w C_w (T_s - T_{w,i}) \quad (5)$$

$${}^p_{HE}Q_a = \rho_a V_a C_a (T_s - T_{a,i}) \quad (6)$$

$${}^p_{HE}Q = {}^p_{HE}Q_w + {}^p_{HE}Q_a \quad (7)$$

$${}^o_{HE}Q = \eta_{HE} Q_{eva} \quad (8)$$

$${}^p_{HP}Q = \rho_a V_a C_a (T_s - T_{a,i}) \quad (9)$$

$$totalQ = {}^p_{HE}Q + {}^o_{HE}Q + {}^p_{HP}Q + {}^o_{HP}Q \quad (10)$$

เมื่อ ${}^p_{HE}Q_w$, ${}^p_{HE}Q_a$ และ ${}^p_{HE}Q$ คือ ห้องล่างที่เครื่องผลิตเป็น ความร้อนใช้เพิ่มอุณหภูมิน้ำในเครื่อง เพิ่มอุณหภูมิอากาศในไข่ไก่ และ ห้องล่างรวมที่เครื่องผลิตเป็นความร้อนใช้ช่วงหรือเครื่องผลิต ความชื้น ตามลักษณะ (kg)

${}^o_{HE}Q$ คือ ห้องล่างที่เครื่องผลิตเป็นความร้อนใช้ช่วงทำงาน

η_{HE} คือ ประสิทธิภาพของระบบเครื่องผลิตเป็นความร้อน

${}^p_{HP}Q$ คือ ห้องล่างที่บีบมอลใช้ช่วงหรือเครื่องผลิตความชื้น

${}^o_{HP}Q$ คือ ห้องล่างที่บีบมอลร้อนใช้ช่วงทำงาน (มีค่าเท่ากับ 0)

เมื่อจากการคำนวณสัดส่วนการถ่ายเทาความร้อนเป็น 0%

ρ_w และ ρ_a คือ ค่าความหนาแน่นของน้ำและอากาศ (kg/m^3)

V_w และ V_a คือ ปริมาตรของน้ำในเครื่องผลิตเป็นความ ร้อน และปริมาตรของอากาศในไข่ไก่ (m^3)

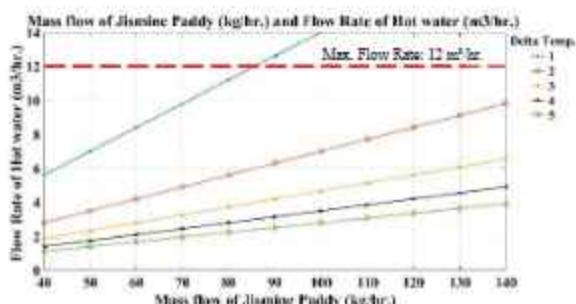
C_a คือ ค่าความร้อนจานพาณิชย์ของอากาศ ($\text{kJ}/\text{kg} \cdot ^\circ\text{C}$)

T_s , $T_{w,i}$ และ $T_{a,i}$ คือ อุณหภูมิทำงานในไข่ไก่ อุณหภูมิน้ำ เบ่งด้าน และ อุณหภูมิอากาศเริ่มต้น ตามลักษณะ ($^\circ\text{C}$)

4. ผลการทดลอง

การจำลองการใช้ห้องล่างของเครื่องผลิตความชื้นแบบ ผสมผสาน ถูกจัดทำทั้งหมดที่ที่พัฒนาขึ้นด้วยโปรแกรม MATLAB โดยกำหนดตัวแปรต่างๆ ที่มีความสัมพันธ์กับการผลิตความชื้น และการ ผลิตสารสูญเสีย 2AP ของข้าวเปลือกห้องมะลิ ให้มีค่าที่สอดคล้องกับ พอกงานวิจัยที่เก่าเดิม [6-7] โดยกำหนดให้ข้าวเปลือก 1.5 ตัน มีอุณหภูมิ 30°C และความชื้น 28% (พ.บ.) ก่อนเข้าเครื่องผลิตความชื้น อุณหภูมิ ทำงานในไข่ไก่มีค่าเท่ากับ 30°C (อุณหภูมิทำงานของเครื่องอบแห้งแบบ

หมุนเวียนสำหรับการเมล็ดข้าวในการใช้พลังงาน) และอุณหภูมิที่ทำงานในไฟฟ้าต่ำกว่า 43 °C (อุณหภูมิที่ทำงานของเครื่องอบเมล็ดข้าวหมุนเวียนที่สามารถรองรับความต้องการของ 2AP ได้มากที่สุด อาจซึ่งอุณหภูมิที่ทำงาน 33-66 °C) กำหนดให้เป็นระดับความต้องการเมล็ดข้าวตามความต้องการปีต่อปี 80% เมื่อจัดการใช้พลังงานและสารอาหารค่าน้ำที่ต้องการให้เหลืออยู่ในท่อส่งน้ำร้อนในท่อส่วนที่ล้มทันทีกับปริมาณข้าวเปลือก (ก.) ที่ต้องการลดความชื้นในระยะเวลา 1 ชั่วโมง ได้ดังแสดงในรูปที่ 4



รูปที่ 4 ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณข้าวเปลือกที่ลดความชื้น (kg/hr) และอัตราการไหลของน้ำร้อนในท่อส่วนท่อส่วน (m³/hr) เมื่อจัดการควบคุมอุณหภูมิของน้ำร้อนให้เปลือกเปลี่ยนเดือนต่อเดือน 1-5 °C

จากผลการจัดการจัดการให้ด้วยกำหนดที่ได้ก่อตัวมาแล้วข้างต้น พบว่าเมื่อควบคุมอุณหภูมิของน้ำร้อนให้เปลือกเปลี่ยนเดือนต่อเดือน 1 °C ระยะเวลาและพลังงานที่ใช้สำหรับการลดความชื้นข้าวเปลือก 1.5 ดีบัน ด้วยเครื่องลดความชื้นแบบหมุนเวียน และเครื่องลดความชื้นแบบหมุนเวียน ถูกแสดงในตารางที่ 1

ตารางที่ 1 ผลการจัดการลดความชื้นข้าวเปลือก 1.5 ดีบัน ด้วยเครื่องลดความชื้นแบบหมุนเวียน และเครื่องลดความชื้นแบบหมุนเวียน

อุณหภูมิที่ทำงาน (°C)	เครื่องลดความชื้นแบบหมุนเวียน		เครื่องลดความชื้นแบบหมุนเวียน	
	อัตราการไหลของน้ำร้อน (kg/hr)	ระยะเวลาต่อเดือน (hr)	อัตราการไหลของน้ำร้อน (kg/hr)	ระยะเวลาต่อเดือน (hr)
43	-	-	91.46	16.4/20.27
60	71.43	21/21.5	85.6	17.5/41.36

ผลการทดสอบจากเครื่องลดความชื้นแบบหมุนเวียนเป็นผลการทดสอบว่า

5. สรุป

จากการจัดการใช้พลังงานลดความชื้นข้าวเปลือกหมุนเวียน ที่สามารถรองรับความต้องการของ 2AP ได้มากที่สุด อาจซึ่งอุณหภูมิที่ทำงาน 33-66 °C) กำหนดให้เป็นระดับความต้องการเมล็ดข้าวเปลือกตามความต้องการปีต่อปี 80% เมื่อจัดการใช้พลังงานและสารอาหารค่าน้ำที่ต้องการให้เหลืออยู่ในท่อส่วนท่อส่วน ที่ล้มทันทีกับปริมาณข้าวเปลือก (ก.) ที่ต้องการลดความชื้นในระยะเวลา 1 ชั่วโมง ได้ดังแสดงในรูปที่ 4

ในขั้นตอนต่อไปจะเป็นการพัฒนาโครงสร้างเครื่องลดความชื้นแบบหมุนเวียนและทดสอบใช้งานจริง โดยการนำอุณหภูมิที่ได้จากการจัดการใช้พลังงานนี้ในการวางแผนการผลิตเพื่อไป

เอกสารอ้างอิง

- [1] “การก้าวหน้าทางฐานลิ่มด้านเกษตร: ข้าวหอมมะลิไทย มาตรฐาน เลขที่ นกช. 4000-2560” ประกาศกระทรวงเกษตรและสหกรณ์ ณ วันที่ 11 กรกฎาคม พ.ศ.2560
- [2] พิริยะรัตน์ ทวายนาค, มนัส ชูชินนาค, มุสหะฟ้า อรุษา, และ ประชาบุญ ยอดวนิชคุณ, “การทบทวนพัฒนาการของเครื่องลดความชื้นข้าวเปลือกในทางอุตสาหกรรม,” วารสารวิศวกรรมศาสตร์มหาวิทยาลัยศรีนครินทร์ ปีที่ 9 ฉบับที่ 1, 2557, หน้า 65-74
- [3] อรุษัช เหมหิรัญ และ ประชาบุญ ยอดวนิชคุณ, “การทบทวนวิธีการควบคุมการลดความชื้นข้าวเปลือกในเครื่องอบแห้งแบบพัดลม” วารสารวิศวกรรมศาสตร์มหาวิทยาลัยเชียงใหม่ ปีที่ 24 ฉบับที่ 1, 2560 หน้า 60-65
- [4] B.S. Reddy and A. Chakraverty, “Physical Properties of Raw and Parboiled Paddy,” Biosystems Engineering Volume 88, Issue 4, 2004, pp. 461-466.
- [5] D. Kumar, P. Mahanta, and P. Kalita, “Performance analysis of a novel biomass-fired grain dryer integrated with thermal storage medium,” Biosystems Engineering Volume 216, 2004, pp. 65-78
- [6] สมพจน์ คำเกี้ยว, “อุณหภูมิการอบแห้งแบบหมุนเวียนของข้าวเปลือกมีพืชต่อสารหม้อน (2AP)” วารสารวิศวกรรมศาสตร์มหาวิทยาลัยศรีนครินทร์ ปีที่ 16 ฉบับที่ 3, 2564, หน้า 1-9
- [7] สมพจน์ คำเกี้ยว, “วิธีการของความแม่นยำของอุณหภูมิในการอบแห้งต่อสารหม้อน (2AP) ข้าวหอมปีกุ” วารสารวิศวกรรมศาสตร์มหาวิทยาลัยศรีนครินทร์ ปีที่ 16 ฉบับที่ 2, 2564, หน้า 49-53