

## บทที่ 1

### บทนำ

#### 1.1 ที่มาและความสำคัญของปัญหา

ลำไยเป็นผลไม้สำคัญทางเศรษฐกิจชนิดหนึ่งที่นิยมบริโภคทั้งในประเทศและต่างประเทศ เพราะมีรสชาติหวาน อร่อย แหล่งผลิตที่สำคัญอยู่ในภาคเหนือตอนบน ได้แก่ เชียงใหม่ ลำพูน เชียงราย พะเยา แพร่ น่าน แม่ฮ่องสอน และสุโขทัย รวมเป็นร้อยละ 90 ของพื้นที่ปลูกทั่วประเทศ ส่วนภาคอื่น ๆ มีการปลูกลำไยกันเล็กน้อย โครงสร้างด้านการตลาดของลำไยมีแหล่งรองรับผลผลิตอยู่ 3 แห่ง คือ บริโภคสดภายในประเทศประมาณ 30% ส่งออกลำไยสดประมาณ 20% และแปรรูปประมาณ 50% แยกเป็นการแปรรูปลำไยอบแห้งประมาณ 40% และแปรรูปเป็นลำไยกระป๋องประมาณ 10% โดยไทยเป็นผู้ส่งออกลำไยรายใหญ่ของโลก ตลาดหลักของไทยได้แก่ สาธารณรัฐประชาชนจีน อินโดนีเซีย และฮ่องกง ใน 4-5 ปีที่ผ่านมา ปริมาณการส่งออกลำไยสดและผลิตภัณฑ์แปรรูปมีแนวโน้มสูงขึ้นจากปริมาณ 286,328 ตัน ในปี 2551 เป็น 596,418 ตัน ในปี 2555 (สำนักงานเศรษฐกิจการเกษตร, 2555)

ลำไยพันธุ์ดอ เป็นพันธุ์ที่ปลูกและดูแลรักษาง่าย ให้ผลผลิตต่อต้นมาก ทำให้เกษตรกรนิยมปลูก ช่วงระยะเวลาการเก็บผลผลิตเดือนกรกฎาคมถึงสิงหาคม เป็นช่วงที่มีปริมาณลำไยเกินความต้องการของตลาด ดังนั้นปัญหาเกี่ยวกับการสูญเสียลำไยหลังการเก็บเกี่ยวนับว่าเป็นปัญหาสำคัญอย่างหนึ่ง การอบแห้งลำไยก็เป็นวิธีการหนึ่ง ซึ่งจะใช้ในการแปรรูปผลผลิต เพื่อช่วยเพิ่มมูลค่าของผลผลิต ช่วยยืดระยะเวลาการเก็บรักษาและจำหน่าย กรรมวิธีการอบแห้งลำไยมี 2 ลักษณะ คือ ลำไยอบแห้งทั้งเปลือก (ทั้งลูก) และลำไยอบแห้งเฉพาะเนื้อ ซึ่งวิธีแรกเป็นที่นิยมในการผลิตทางอุตสาหกรรมเป็นที่ยอมรับของตลาดในเรื่องความสะอาด แต่ใช้ระยะเวลาในการอบแห้งนานทำให้ต้องใช้พลังงานในการอบแห้งสูง การอบแห้งลำไยเฉพาะเนื้อมีข้อดีคือ สะดวกในการนำไปบริโภค และมีผู้ที่ได้ทำการวิจัยเกี่ยวกับการอบแห้งเนื้อลำไยอย่างแพร่หลาย นอกจากนี้ยังมีการอบแห้งลำไยคว้านเมล็ดออกแต่ยังมีข้อมูลน้อยอยู่ โดย ทศวรรษ ปัญญาบุตร (2546) ได้ศึกษาเปรียบเทียบความสิ้นเปลืองพลังงานในการอบแห้งลำไยคว้านเมล็ดออกกับลำไยทั้งลูกในปริมาตรและเงื่อนไขการอบแห้งเดียวกัน พบว่าการอบแห้งลำไยคว้านเมล็ดออกใช้เวลาในการอบแห้ง 20 ชั่วโมง ส่วนการอบแห้งลำไยทั้งลูกใช้เวลาการอบแห้ง 33 ชั่วโมง และความสิ้นเปลืองพลังงานจำเพาะในการอบแห้งลำไยคว้านเมล็ดน้อยกว่าการอบแห้งลำไยทั้งลูกประมาณ 6% อีกทั้งเนื้อลำไยแห้งมี

ลักษณะเป็นทรงค่อนข้างกลม และลดการสัมผัสกับเนื้อลำไยในขณะที่ทำกระบวนการผลิต ดังนั้นจึงเป็นอีกทางเลือกหนึ่งในการอบแห้งที่ภาคอุตสาหกรรมควรพิจารณา

กระบวนการอบแห้งที่มีการนำความร้อนทิ้งกลับมาใช้ใหม่ สามารถช่วยลดความสิ้นเปลืองพลังงานที่ใช้ในการอบแห้ง จึงมีงานวิจัยที่ได้ทำการศึกษาแบบจำลองการอบแห้งที่มีการนำความร้อนทิ้งกลับมาใช้ใหม่ แต่พบว่าแบบจำลองดังกล่าวยังไม่สามารถทำนายความลดลงของความชื้นของวัสดุได้ดีตลอดการทดลอง อาจเป็นผลเนื่องจากการพัฒนาแบบจำลองการอบแห้งส่วนมากไม่ได้มีการนำผลของค่า ความชื้นสัมพัทธ์ของลมร้อนเข้ามาพิจารณาในสมการสัมประสิทธิ์การแพร่ความชื้น และค่าคงที่การอบแห้ง ดังนั้นงานวิจัยนี้จึงทำการศึกษาผลของความชื้นสัมพัทธ์ ความเร็ว อุณหภูมิของลมร้อนที่มีผลต่ออัตราการอบแห้งลำไยคว้านเมล็ด เพื่อพัฒนาแบบจำลองที่สามารถทำนายการลดลงของความชื้นของวัสดุได้อย่างถูกต้อง

## 1.2 สรุปสาระสำคัญจากเอกสารที่เกี่ยวข้อง

จากการศึกษากระบวนการอบแห้งลำไย พบว่ามีหลายวิธีเช่น การอบแห้งด้วยลมร้อน บั้มความร้อน ใช้น้ำร้อนยวดยิ่ง และคลื่นไมโครเวฟ เป็นต้น จากรายงานผลการศึกษามีทั้งการพัฒนาสมการจลนพลศาสตร์ของการอบแห้ง และการจำลองสภาพการอบแห้งเพื่อหาเงื่อนไขการอบแห้งที่เหมาะสม โดยได้สรุปผลงานต่างๆ แสดงดังตาราง 1.1 และ 1.2

ตาราง 1.1 ศึกษาสมการจลนพลศาสตร์ของลำไย

รายละเอียดการศึกษา	เงื่อนไข	ผลการศึกษา
<p><b>ลำไยเฉพาะเนื้อ</b> (Achariyaviriya et al., 2000)</p> <ul style="list-style-type: none"> <li>-ทำการอบแห้งด้วยลมร้อน</li> <li>-พิจารณาลำไยเป็นทรงกลมกลวง</li> <li>-หาความชื้นสมดุลด้วยวิธีเชิงสถิติแบบคายความชื้น</li> </ul>	<p><u>ความชื้นสมดุล</u></p> <ul style="list-style-type: none"> <li>-T = 45-85°C</li> <li>-RH = 11-95%</li> <li>-v = 1 m/s</li> </ul> <p><u>สัมประสิทธิ์การแพร่ความชื้น</u></p> <ul style="list-style-type: none"> <li>-T = 45-85°C</li> <li>-v = 1.0 m/s</li> </ul>	<p>แบบจำลองของสัมประสิทธิ์การแพร่ความชื้นของลำไยเฉพาะเนื้อ โดยที่ตัวแปรอาร์รีเนียสและตัวแปรพลังงานกระตุ้นเป็นฟังก์ชันกับความชื้น พบว่าสัมประสิทธิ์การแพร่ความชื้นรวมที่ได้จากแบบจำลองตัวแปรอาร์รีเนียสเป็นฟังก์ชันเอกโป-เนนเชียลดีที่สุด</p> $D_{\text{eff}} = 2.567 \times 10^{-3} \exp(-0.4899M^2 + 2.634M + 0.08618) \exp\left(\frac{-30.48}{RT_{\text{abs}}}\right)$

ตาราง 1.1 (ต่อ)

รายละเอียดการศึกษา	เงื่อนไข	ผลการศึกษา
		<p>แบบจำลองความชื้นสมดุลของลำไยเฉพาะเนื้อ พบว่าแบบจำลองตามรูปแบบสมการของ Oswin (1946) สามารถทำนายความชื้นสมดุลได้ดี</p> $M_{eq} = 0.2208[RH/(1-RH)]^{(0.7052-0.0010T)}$
<p>(ไพรัชต์ ดิฐคุณรักษ์กุล, 2548)</p> <p>-ทำการอบแห้งด้วยคลื่นไมโครเวฟเสริมด้วยลมร้อน</p> <p>-การอบแห้งเป็นแบบลำดับขั้น</p>	<p>-มวลวัสดุ = 0.5 kg</p> <p>-T = 40-60°C</p> <p>-ระดับกำลังไมโครเวฟ = 100, 180, 300 และ 450 W</p> <p>-v = 0.7 m/s</p>	<p>พบว่าการวิเคราะห์ค่าคงที่ของจลนศาสตร์การอบแห้งกึ่งทฤษฎี โดยค่าคงที่ของการอบแห้งมีความสัมพันธ์กับระดับกำลังไมโครเวฟและอุณหภูมิลมร้อนดีที่สุด</p> $K = (-0.0305 + 0.0055T) \exp(0.0051 - 4 \times 10^{-5}T)W$ <p>กระบวนการอบแห้งที่เหมาะสมคือ กระบวนการอบแห้งแบบลำดับขั้นที่ใช้อุณหภูมิ 40°C ระดับกำลังไมโครเวฟ 450 W อบแห้งเป็นเวลา 1.66 h ตามด้วยการอบแห้งด้วยลมร้อน 60°C ระดับกำลังงานไมโครเวฟ 300 W</p>
<p>(นริศ พัวพันวัฒนะ, 2552)</p> <p>-ทำการอบแห้งด้วยอินฟราเรดร่วมกับลมร้อน</p> <p>-พิจารณาลำไยเป็นแผ่นแบนกว้าง</p> <p>-การอบแห้งอินฟราเรดทำให้วัสดุมีความชื้นสมดุลต่ำมาก (<math>M_{eq} = 0</math>)</p>	<p>-มวลวัสดุ = 7 kg</p> <p>-v = 0.3-0.7 m/s</p> <p>-T = 40-60°C</p> <p>-กำลังอินฟราเรด = 200, 500 และ 800 W</p>	<p>การพัฒนาแบบจำลองค่าสัมประสิทธิ์การแพร่ความชื้นพบว่าค่าสัมประสิทธิ์การแพร่ความชื้นเป็นฟังก์ชันของกำลังอินฟราเรด ความเร็วลม และอุณหภูมิลมร้อน สามารถทำนายได้ใกล้เคียงที่สุด</p> $D_{eff} = [(1.56 \times 10^{-11})PT - (3.99 \times 10^{-9})P + (3.18 \times 10^{-9})T - (5.98 \times 10^{-10})\ln(v)P + (2.49 \times 10^{-9})\ln(v) - 7.37 \times 10^{-7}] \exp(714.65/RT_{abs})$ <p>การวิเคราะห์ค่าคงที่ของจลนศาสตร์การอบแห้งกึ่งทฤษฎี พบว่าค่าคงที่ของการอบแห้งมีความสัมพันธ์ในรูปแบบสมการโพลิโนเมียลและ Logarithmic</p>

ตาราง 1.1 (ต่อ)

รายละเอียดการศึกษา	เงื่อนไข	ผลการศึกษา
		<p>สามารถทำนายได้ใกล้เคียงที่สุด</p> $K = (-0.325v^2) + (1.4597v) + (0.3866\ln(P)) + (0.0043T_{abs}) - (0.2318 \ln(P)v) - 3.2950$ <p>ช่วงอุณหภูมิที่เหมาะสมแก่การอบแห้งคือ 60°C กำลังอินฟราเรด 500 W ความเร็วลม 0.7 m/s</p>
<p><b>ลำไยแห้งลูก</b> (Achariyaviriya, 2001)</p> <p>-ทำการอบแห้งด้วยลมร้อน</p> <p>-พิจารณาลำไยเป็นทรงกลม</p>	<p><b>ความชื้นสมดุล</b></p> <p>-T = 45-85°C</p> <p>-RH = 11-95%</p> <p>-v = 1 m/s</p> <p><b>สัมประสิทธิ์การแพร่ความชื้น</b></p> <p>-T = 52-85°C</p> <p>-v = 1 m/s</p>	<p>การพัฒนาแบบจำลองทางคณิตศาสตร์สัมประสิทธิ์การแพร่ของการอบแห้งลำไยแห้งลูก พบว่าแบบจำลองที่ตัวแปรอาร์เรเนียสเป็นฟังก์ชันเอกโปเนนเชียลและตัวแปรพลังงานกระตุ้นเป็นฟังก์ชันเส้นตรงดีที่สุด</p> $D_{eff} = 3.375 \times 10^{-3} \exp(4.2916M) \exp[-(20900.8 - 14916.2M)/RT_{abs}]$ <p>สำหรับแบบจำลองความชื้นสมดุลของลำไยแห้งลูก พบว่าแบบจำลองตามรูปแบบสมการของ Oswin (1946) สามารถทำนายความชื้นสมดุลได้ดี</p> $M_{eq} = 0.16187[RH/(1-RH)]^{(0.7095-0.003896T)}$
<p>(สารภี ชัยภูถาวร, 2545)</p> <p>-ทำการอบแห้งด้วยลมร้อน</p> <p>-พิจารณาลำไยเป็นทรงกลม</p>	<p><b>สัมประสิทธิ์การแพร่ความชื้น</b></p> <p>-T = 50-90°C</p> <p>-v = 0.7 m/s</p>	<p>แบบจำลองสัมประสิทธิ์การแพร่ปรากฏถูกพัฒนาตามรูปแบบสมการอาร์เรเนียส โดยค่าสัมประสิทธิ์การแพร่ปรากฏเป็นฟังก์ชันกับอุณหภูมิอากาศอบแห้ง</p> <p>-ค่าสัมประสิทธิ์การแพร่ปรากฏของลำไยไม่ใช่สารโปแตสเซียมคลอไรด์</p> $D_{eff} = 0.127146 \exp\left[\frac{-34463.97}{RT_{abs}}\right]$

ตาราง 1.1 (ต่อ)

รายละเอียดการศึกษา	เงื่อนไข	ผลการศึกษา
		<p>-ค่าสัมประสิทธิ์การแพร่ปรากฏของลำไยไม่ใช่สารโปแตสเซียมคลอไรด์</p> $D_{\text{eff}} = 0.3376 \exp\left[\frac{-372026.65}{RT_{\text{abs}}}\right]$ <p>การเปรียบเทียบความสิ้นเปลืองพลังงานในการอบแห้งด้วยแบบจำลองคณิตศาสตร์พบว่าพลังงานที่ใช้ในการอบแห้งลำไยที่ใช้สารโปแตสเซียมคลอไรด์จะน้อยกว่าลำไยที่ไม่ใช้สารโปแตสเซียมคลอไรด์</p>
<p>(Janjai et al., 2007)</p> <p>-ทำการอบแห้งด้วยลมร้อน</p> <p>-พิจารณาเมล็ดลำไยเป็นทรงกลม, ข้าวผลเป็นทรงระบอก, ส่วนของเปลือกหุ้มเมล็ด เนื้อและเปลือกลำไยเป็นแบบแผ่นแบน</p>	<p>-T = 50-80°C</p> <p>-v = 0.2 m/s</p> <p>-RH=1.5-13.33%</p> <p>-มวลวัสดุ = 100 kg</p>	<p>พบว่าอุณหภูมิของลมร้อนมีผลต่อสัมประสิทธิ์การแพร่ความชื้นของเนื้อลำไยมากที่สุด แต่ไม่มีผลต่อค่าสัมประสิทธิ์การแพร่ความชื้นของส่วนประกอบอื่น ๆ ของลำไย</p> <p>โดยค่าสัมประสิทธิ์การแพร่ความชื้นของเนื้อลำไยเป็นฟังก์ชันกับอุณหภูมิอบแห้ง</p> $D_{\text{eff}} = 5.0 \times 10^{-9} \exp\left[\frac{-0.27117}{T_{\text{abs}}}\right]$
<p><u>ลำไยคว้านเมล็ด</u></p> <p>(ทศวรรษ ปัญญาบุตร, 2546)</p> <p>-ทำการอบแห้งด้วยลมร้อน</p> <p>-พิจารณาลำไยเป็นทรงกลมกลวง</p> <p>-สมการจลนพลศาสตร์การอบแห้งทางทฤษฎีมีการคำนึงผลการหดตัวของวัสดุระหว่างการอบแห้ง</p>	<p><u>สัมประสิทธิ์การแพร่ความชื้น</u></p> <p>-T = 50-90°C</p> <p>-v = 0.7 m/s</p>	<p>การพัฒนาแบบจำลองค่าสัมประสิทธิ์การแพร่ความชื้นโดยรวม พบว่าแบบจำลองที่ Arrhenius factor (<math>D_0</math>) และพลังงานกระตุ้นเป็นฟังก์ชันกับความชื้นของลำไยในลักษณะโพลิโนเมียลดีกรีที่ 2 เหมาะสมในการทำนาย</p> $D_{\text{eff}} = (-14.260M^2 + 40.731M + 36.378) \times 10^{-3} \exp\left(\frac{(370.40M^2 - 2303.8M - 35.533) \times 10^{-3}}{RT_{\text{abs}}}\right)$

ตาราง 1.1 (ต่อ)

รายละเอียดการศึกษา	เงื่อนไข	ผลการศึกษา
		<p>การวิเคราะห์ค่าคงที่ของจลนศาสตร์การอบแห้งกึ่งทฤษฎี พบว่าค่าคงที่ของการอบแห้งมีความสัมพันธ์กับอุณหภูมิลมร้อนในรูปแบบสมการเอกโปเนนเชียล</p> $K = 8.8502 \times 10^{-3} \exp(4.0467 \times 10^{-2} T)$
<p>(Somjai et al., 2009)</p> <p>-ทำการอบแห้งด้วยไอน้ำร้อนชนิดยิ่งยวดร่วมกับลมร้อน</p> <p>-พิจารณาลำไยเป็นทรงกลมกลวง</p> <p>-ทำการศึกษเปรียบเทียบกับการอบแห้งแบบขั้นตอนเดียว ได้แก่ การอบแห้งด้วยไอน้ำร้อนชนิดยิ่งยวดใช้เป็นเงื่อนไขช่วงแรกของการอบแห้งแบบสองขั้นตอนและการอบแห้งด้วยลมร้อนเพียงอย่างเดียวเพื่อเป็นเงื่อนไขในช่วงหลังของการอบแห้งแบบสองขั้นตอน</p>	<p>-มวลวัสดุ = 40 kg</p> <p>-<math>T_{SSD} = 120-180^{\circ}C</math></p> <p>-<math>T_{HAD} = 60-70^{\circ}C</math></p> <p>-<math>V_{steam} = 2 \text{ m/s}</math></p> <p>-<math>V_{hot \text{ air}} = 0.7 \text{ m/s}</math></p>	<p>การพัฒนาแบบจำลองค่าสัมประสิทธิ์การแพร่ความชื้นโดยรวมของการอบแห้งลำไยคว้านเมล็ดด้วยไอน้ำร้อนชนิดยิ่งยวดร่วมกับลมร้อนพบว่า</p> <p>-ไอน้ำร้อนชนิดยิ่งยวด (Superheated Steam)</p> $D_{eff} = 0.005137 \exp\left[\frac{-26.828}{RT_{abs}}\right]$ <p>เมื่อ <math>120^{\circ}C \leq T \leq 180^{\circ}C</math></p> <p>-ลมร้อน (Hot air)</p> $D_{eff} = 0.0005618 \exp\left[\frac{-18.952}{RT_{abs}}\right]$ <p>เมื่อ <math>IMC = 200\% \text{ db.}, 60^{\circ}C \leq T \leq 70^{\circ}C</math></p>

ตาราง 1.2 ศึกษาการพัฒนาแบบจำลองการอบแห้งและการจำลองสภาวะการอบแห้ง

รายละเอียดการศึกษา	เงื่อนไขจำลองสภาวะ	ผลการศึกษา
<p><b>ลำไยเฉพาะเนื้อ</b></p> <p>(Achariyaviriya et al, 2000)</p> <p>-ทำการจำลองสภาวะการอบแห้งด้วยลมร้อน</p> <p>-ใช้แบบจำลองการอบแห้งแบบใกล้เคียงสมดุล</p> <p>-สภาวะที่เหมาะสมพิจารณาจากค่าความสัมพันธ์พลังงานจำเพาะและเวลาอบแห้ง</p>	<p>-T = 55-65°C</p> <p>-SAF = 32-300 kg<sub>dry air</sub>/h-kg<sub>dry longan</sub></p> <p>-RC = 0-97%</p>	<p>จากการจำลองสภาพเพื่อหาเงื่อนไขที่เหมาะสมของการอบแห้งลำไยเฉพาะเนื้อ พบว่าความสัมพันธ์พลังงานจำเพาะน้อยที่สุดมีค่า 5.5 MJ/kg<sub>water</sub> ที่อุณหภูมิ 65°C, SAF 100 kg<sub>dry air</sub>/h-kg<sub>dry longan</sub> และที่ RC 80% โดยใช้เวลาการอบแห้ง 18.5 h</p>
<p><b>ลำไยทั้งลูก</b></p> <p>(Achariyaviriya, 2001)</p> <p>-ทำการจำลองสภาวะอบแห้งด้วยลมร้อน</p> <p>-ใช้แบบจำลองการอบแห้งแบบใกล้เคียงสมดุล</p> <p>-สภาวะที่เหมาะสมพิจารณาจากค่าความสัมพันธ์พลังงานจำเพาะและเวลาอบแห้ง</p>	<p>-T = 65-90°C</p> <p>-SAF = 14-30 kg<sub>dry air</sub>/h-kg<sub>dry longan</sub></p> <p>-RC = 0-95%</p>	<p>จากการจำลองสภาพเพื่อหาเงื่อนไขที่เหมาะสมของการอบแห้งลำไยทั้งลูก พบว่าความสัมพันธ์พลังงานจำเพาะน้อยที่สุดมีค่า 4.2 MJ/kg<sub>water</sub> ที่อุณหภูมิ 75°C, SAF 25 kg<sub>dry air</sub>/h-kg<sub>dry longan</sub> และที่ RC 90% ใช้เวลาการอบแห้ง 56 h</p>
<p>(วีรศักดิ์ วงศาสุราษฎร์, 2546)</p> <p>-ทำการจำลองสภาวะการอบแห้งลำไยด้วยลมร้อนแบบเบดอยู่กับที่</p> <p>-ใช้แบบจำลองการอบแห้งแบบใกล้เคียงสมดุล</p>	<p>-มวลวัสดุ = 1085 kg</p> <p>-T = 60-80°C</p> <p>-T<sub>amb</sub> = 20-30°C</p> <p>-RH<sub>amb</sub> = 20-90%</p> <p>-SAF = 20-100 kg<sub>dry air</sub>/h-kg<sub>dry longan</sub></p> <p>-RC = 0-90%</p> <p>-Δx = 0.2 m</p>	<p>กรณีเครื่องอบแห้งแบบได้หวั่น เงื่อนไขที่เหมาะสมของการอบแห้งคือ ใช้ SAF 31 kg<sub>dry air</sub>/h-kg<sub>dry longan</sub>, อุณหภูมิอบแห้ง 60°C เมื่อมีอุณหภูมิแวดล้อม 30°C และความชื้นสัมพัทธ์อากาศแวดล้อม 75%</p> <p>กรณีเครื่องอบแห้งแบบที่มีการนำความร้อนที่กลับมาใช้ใหม่ เงื่อนไขที่เหมาะสมของการอบแห้ง</p>

ตาราง 1.2 (ต่อ)

รายละเอียดการศึกษา	เงื่อนไขจำลองสถานะ	ผลการศึกษา
<p>- สถานะที่เหมาะสมพิจารณาจากราคาของพลังงานที่ใช้ในการอบแห้งต่ำที่สุดในกรณีของเครื่องอบแห้งแบบไต้หวันและเครื่องอบแห้งนำความร้อนที่กลับมาใช้ใหม่</p>		<p>คือ ใช้ <math>SAF = 67 \text{ kg}_{\text{dry air}}/\text{h}\cdot\text{kg}_{\text{dry longan}}</math>, อุณหภูมิอบแห้ง <math>80^{\circ}\text{C}</math>, <math>RC = 97\%</math> เมื่อมี <math>T_{\text{amb}} = 30^{\circ}\text{C}</math> และ <math>RH_{\text{amb}} = 75\%</math></p> <p>จากการจำลองสถานะพบว่าทั้งกรณีเครื่องอบแห้งไต้หวันและเครื่องอบแห้งแบบนำความร้อนที่กลับมาใช้ใหม่ <math>T_{\text{amb}}</math> และ <math>RH_{\text{amb}}</math> มีผลต่อ SAF แต่ไม่มีผลต่ออุณหภูมิอบแห้ง</p>
<p><b>(ธณัฐยศ สมใจ, 2547)</b></p> <p>-ทำการจำลองสถานะการอบแห้งด้วยลมร้อน</p> <p>-ใช้แบบจำลองการอบแห้งแบบไม่สมดุลมีสมมติฐานเช่นเดียวกับ Brooker et al (1992)</p>	<p>มวลวัสดุแห้ง = 6.045 kg</p> <p>- <math>T = 75^{\circ}\text{C}</math></p> <p>- <math>RH_{\text{amb}} = 50\%</math></p> <p>- <math>v = 0.7 \text{ m/s}</math></p> <p>- <math>RC = 0-90\%</math></p> <p>- <math>\Delta x = 0.1-0.2 \text{ m}</math></p> <p>- <math>SAF = 60-120 \text{ kg}_{\text{dry air}}/\text{h}\cdot\text{kg}_{\text{dry longan}}</math></p>	<p>จากการจำลองสถานะการอบแห้งจะได้สมการความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของชั้นลำไยกับอัตราการไหลจำเพาะของอากาศ พบว่าความหนาของชั้นลำไยกับอัตราการไหลจำเพาะของอากาศ</p> $SAF = (-588.31)L + 173.04$ <p>สมการความสัมพันธ์ระหว่างค่าความสิ้นเปลืองพลังงาน, อัตราการไหลจำเพาะของอากาศ และสัดส่วนการนำอากาศกลับมาใช้ใหม่ พบว่าความสิ้นเปลืองพลังงานจำเพาะแปรผันตรงกับอัตราการไหลจำเพาะของอากาศและแปรผกผันกับสัดส่วนการนำอากาศกลับมาใช้ใหม่</p> $SEC = 52.931 - (90.115)RC + 0.04397 SAF$
<p><b>(ภราดร หนูทอง, 2548)</b></p> <p>-ทำการจำลองสถานะการอบแห้งด้วยลมร้อน</p> <p>-ใช้แบบจำลองการอบแห้งแบบไม่สมดุล</p> <p>-เพื่อหาความหนาของชั้นลำไยที่เหมาะสมสำหรับการอบแห้งที่ถูกต้อง</p>	<p>-มวลวัสดุ = 12 kg</p> <p>- <math>T = 60-90^{\circ}\text{C}</math></p> <p>- <math>RC = 0-90\%</math></p> <p>- <math>\Delta x = 5-60 \text{ cm}</math></p> <p>- <math>SAF = 15-90 \text{ kg}_{\text{dry air}}/\text{h}\cdot\text{kg}_{\text{dry longan}}</math></p>	<p>จากการจำลองสถานะการอบแห้งพบว่าความหนาของชั้นลำไยที่เหมาะสมคือ 40 cm และควรใช้อุณหภูมิอบแห้ง <math>75^{\circ}\text{C}</math>, <math>SAF = 73 \text{ kg}_{\text{dry air}}/\text{h}\cdot\text{kg}_{\text{dry longan}}</math> และ <math>RC = 90\%</math> ใช้เวลาการอบแห้ง 64.2 h และ <math>SEC = 10.56 \text{ MJ/kg}_{\text{water}}</math></p> <p>การเพิ่มขึ้นของ RC มีผลต่อการลดลงของ SEC มากที่สุด และการเพิ่มขึ้นของอุณหภูมิอบแห้งมีผล</p>



ตาราง 1.2 (ต่อ)

รายละเอียดการศึกษา	เงื่อนไขจำลองสถานะ	ผลการศึกษา
		มีผลต่อการลดลงของเวลาอบแห้งมากที่สุด รองมาเป็นการเปลี่ยนแปลงความหนาของชั้นลำไย, ความชื้นเริ่มต้นของลำไย , SAF และ RC ตามลำดับ
(Janjai et al., 2008) -ทำการจำลองสถานะการอบแห้งด้วยลมร้อน -วิเคราะห์แบบจำลองทางคณิตศาสตร์การอบแห้งลำไยโดยใช้วิธีการทางไฟไนต์อีเลเมนต์ แบบ 2 มิติ	-มวลวัสดุ = 1.250 kg -T = 50-70°C -RH = 8-14% -v = 0.2 m/s	จากการจำลองสถานะการอบแห้งพบว่าแบบจำลองสามารถทำนายความชื้นเฉลี่ยในเนื้อวัสดุให้ผลที่ดีเมื่อเทียบกับค่าจากการทดลอง และพบว่าเมื่ออุณหภูมิของลมร้อนสูงขึ้นทำให้ค่าสัมประสิทธิ์การแพร่ความชื้นของเนื้อลำไยสูงขึ้นด้วย
<b>ลำไยคว้านเมล็ด</b> (ทศวรรษ ปัญญาบุตร, 2003) -ทำการอบแห้งด้วยลมร้อน -ใช้แบบจำลองการอบแห้งแบบใกล้เคียงสมดุล -เปรียบเทียบพลังงานที่ใช้ในการอบแห้งลำไยทั้งลูกและคว้านเมล็ด	-T = 50-90°C -มวลวัสดุแห้ง = 73 kg -AF = 86 และ 130 kg <sub>dry air</sub> /h -RC = 90%	จากการจำลองสถานะการอบแห้งพบว่าที่อุณหภูมิ 70°C และ AF 130 kg <sub>dry air</sub> /h ประหยัดพลังงานที่สุด นอกจากนี้เมื่อเปรียบเทียบความสิ้นเปลืองพลังงานจำเพาะระหว่างการอบแห้งลำไยทั้งลูกและคว้านเมล็ด ที่อุณหภูมิ 75°C, AF 130 kg <sub>dry air</sub> /h และ RC 90% พบว่าการอบแห้งลำไยคว้านเมล็ดใช้เวลาการอบและSEC น้อยกว่าการอบแห้งลำไยทั้งลูก โดยใช้เวลาการอบแห้ง 20 h และ SEC 4.7 MJ/kg <sub>water</sub>
(Somjai et al., 2009) -ทำการจำลองสถานะการอบแห้งด้วยไอน้ำร้อนขดขึงร่วมกับลมร้อน	-มวลวัสดุ = 20 kg -T <sub>SSD</sub> = 120-180°C -T <sub>HAD</sub> = 60-70°C -V <sub>steam</sub> = 1 m/s -V <sub>hot air</sub> = 0.5-0.7 m/s	จากการจำลองสถานะเงื่อนไขที่เหมาะสมสำหรับการอบแห้งลำไยคว้านเมล็ด พบว่าค่าความสิ้นเปลืองพลังงานน้อยที่สุด 6.78 kJ/kg <sub>water</sub> ที่ T <sub>SSD</sub> 180°C ตามด้วย T <sub>HAD</sub> 70°C , SAF 101 kg <sub>dry air</sub> /h kg <sub>dry longan</sub>

ตาราง 1.2 (ต่อ)

รายละเอียดการศึกษา	เงื่อนไขจำลองสถานะ	ผลการศึกษา
-ใช้แบบจำลองการอบแห้งแบบ ใกล้สมดุล	-SAF = 101 และ 142 kg <sub>dry</sub> <sub>air</sub> /h-k <sub>dry</sub> longan -RC = 0-90%	และที่ค่า RC 90% (ทำการจำลองสภาพเฉพาะที่ ค่าความชื้นหลังการอบแห้งด้วยไอน้ำร้อนยวดยิ่ง 200% db.) มีผลต่อการลดลงของเวลาอบแห้งมาก ที่สุด รองมาเป็นการเปลี่ยนแปลงความหนาของ ชั้นลำไย, ความชื้นเริ่มต้นของลำไย, SAF และ RC ตามลำดับ

จากการศึกษาเอกสารงานวิจัยที่ผ่านมาพบว่า เมื่ออุณหภูมิลมร้อนเพิ่มขึ้นจะทำให้อัตราการอบแห้งเพิ่มขึ้น ใช้เวลาการอบแห้งน้อยลง แต่ถ้าความชื้นสัมพัทธ์เพิ่มขึ้นกลับทำให้อัตราการอบแห้งลดลง และกระบวนการอบแห้งที่มีการนำความร้อนทิ้งกลับมาใช้ใหม่ สามารถช่วยลดความสิ้นเปลืองพลังงานที่ใช้ในการอบแห้ง กรณีการอบแห้งที่มีการนำอากาศร้อนที่ออกจากห้องอบแห้งกลับมาใช้ใหม่ ค่าความชื้นสัมพัทธ์ของลมร้อนที่ใช้งานกลับมาใช้ในการอบแห้ง น่าจะมีอิทธิพลต่อค่าสัมประสิทธิ์การแพร่ความชื้น เพื่อช่วยให้แบบจำลองการอบแห้งสามารถทำนายการลดลงของความชื้นได้อย่างถูกต้อง ดังนั้นงานวิจัยนี้จึงทำการศึกษาอิทธิพลของอุณหภูมิลมร้อน ความชื้นสัมพัทธ์ และความเร็วลม ที่มีผลต่อการอบแห้งลำไยคว้านเมล็ดออก

### 1.3 วัตถุประสงค์ของการวิจัย

1.3.1 เพื่อศึกษาผลของอุณหภูมิ ความเร็วและความชื้นสัมพัทธ์ที่มีต่อจลนพลศาสตร์ของการอบแห้งลำไยคว้านเมล็ด

1.3.2 เพื่อหาเงื่อนไขการอบแห้งลำไยคว้านเมล็ดที่เหมาะสมจากแบบจำลองทางคณิตศาสตร์ของการอบแห้ง

### 1.4 ประโยชน์ที่คาดว่าจะได้รับ

1.4.1 ได้สมการจลนพลศาสตร์ที่ใช้ในการทำนายการลดลงของความชื้นของวัสดุได้อย่างดี

1.4.2 ได้สถานะการอบแห้งลำไยคว้านเมล็ดที่เหมาะสม ทำให้ช่วยลดเวลาที่ใช้ในการอบแห้ง และความสิ้นเปลืองพลังงาน

## 1.5 ขอบเขตการศึกษา

1.5.1 การอบแห้งใช้ลำไยพันธุ์ดอ ขนาดเส้นผ่านศูนย์กลาง 25-30 mm

1.5.2 ความชื้นสุดท้ายของการอบประมาณ 18 %db.

1.5.3 พัฒนาศมการจนผลศาสตร์ของการอบแห้งโดยใช้รูปแบบสมการทางทฤษฎีและกึ่งทฤษฎี

1.5.4 ทำการอบแห้งแบบชั้นบางที่อุณหภูมิลมร้อน 50-90°C ความชื้นสัมพัทธ์ 3-62% และความเร็วลมร้อน 0.5-1.5 m/s

1.5.5 จำลองสภาพการอบแห้งในช่วงอุณหภูมิลมร้อน 50-90°C ความเร็วลมร้อน 0.5-1.5 m/s และอัตราส่วนการนำอากาศกลับมาใช้ใหม่ 0-90%

1.5.6 ปัจจัยของลมร้อนที่พิจารณา คือ ความเร็ว อุณหภูมิ และความชื้นสัมพัทธ์

1.5.7 เกณฑ์การพิจารณาสภาวะการอบแห้งที่เหมาะสม พิจารณาเวลาที่ใช้ในการอบแห้งและความสิ้นเปลืองพลังงาน