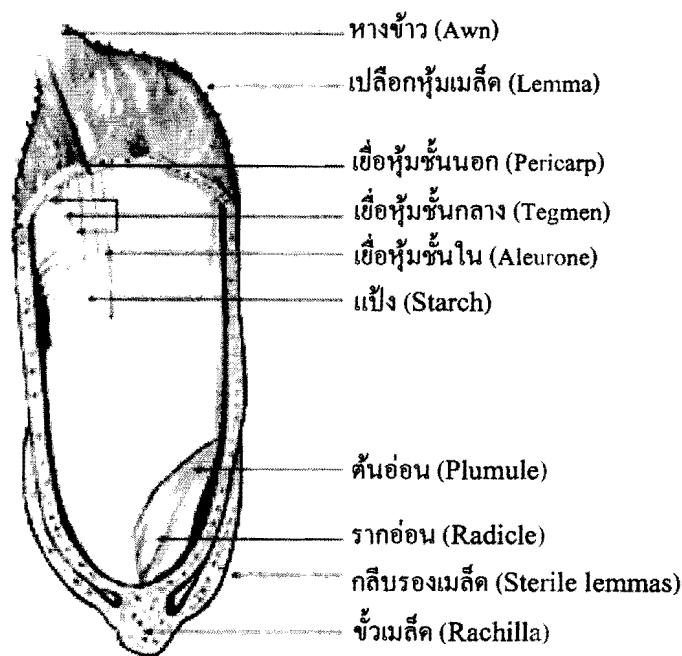


บทที่ 2

ทฤษฎีและงานวิจัยที่เกี่ยวข้อง

2.1 ข้าว

ข้าว (rice) เป็นพืชนาลั่นลูกเบตง้อน ชอบขึ้นในที่ดินเหนียวมีน้ำท่วมขัง มีบางพันธุ์ที่สามารถขึ้นได้ในที่ดอน เรียกว่า "ข้าวไร่" ข้าวมีลำต้นกลวงและแตกเป็นช่อเจริญเดิบ โดยแบนแตกกอใบยาวเรียกว่า กายเหหมื่นใบตะไคร้ หรือใบหญ้าค่า คลอกออกเป็นช่อหอดกรวยที่ปลายยอด เรียกว่า "รวงข้าว" ผลหรือเมล็ดเมื่อยังอ่อนจะมีสีเขียวหลังจากแก่แล้วจะมีสีเหลืองทอง โครงสร้างของเมล็ดประกอบด้วย 2 ส่วนหลักคือ ส่วนที่ห่อหุ้มเรียกว่า แกลบ (hull หรือ husk) และส่วนที่รับประทานได้ เรียกว่า ข้าวกล้อง (caryopsis หรือ brown rice) โครงสร้างแสดงดังภาพที่ 2.1



ภาพที่ 2.1 โครงสร้างเมล็ดข้าว

2.1.1 แกลบ

แกลบ คือ ส่วนเปลือกแข็งหุ้มเมล็ดข้าว ประกอบด้วย เปลือกหุ้มเมล็ด (lemma) กลีบรองเมล็ด (sterile lemmas) ทางข้าว (awn) และขั้วเมล็ด (rachilla) ได้จากการกระบวนการกระเทาะเปลือกข้าวเปลือกให้เป็นข้าวกล้อง มีองค์ประกอบทางเคมีส่วนใหญ่คือ เส้นใย弹性 และแร่ธาตุหลัก คือ ซิลิกา ซึ่งมีราคาและมูลค่าสูง เพราะเป็นสารที่มีประโยชน์ในอุตสาหกรรมหลายแขนง เช่น ใช้เป็นสารช่วยเพิ่มแรงตึงผิว และการกระจายตัวของยานนิคที่เป็นของเหลว ใช้เป็นสารช่วยเร่งปฏิกิริยาเคมีในอุตสาหกรรมน้ำมันและปิโตรเคมี ใช้เป็นผนวนกันความร้อน ใช้เป็นสารดูดซับความชื้น ซึ่งจะช่วยในการเก็บรักษาอาหารแห้ง หรืออาหารกรอบให้คงทน ใช้ดูดซับสารเคมีอันตราย ใช้กรองน้ำดื่มกรองอากาศที่มีสารพิษ หรือผู้ผลิตของขนาดเล็ก เป็นต้น

2.1.2 ข้าวกล้อง

ข้าวกล้องหรือเมล็ดข้าวที่เอาเปลือกออกแล้ว มีสีน้ำตาลอ่อน เมื่อผ่าตามยาวจะพบส่วนต่างๆ ดังนี้

2.1.2.1 เยื่อหุ้มชั้นนอก (pericarp หรือ fruit coat) ประกอบด้วยเนื้อเยื่อ 3 ชั้น คือ Epicarp, Mesocarp และ Endocarp เยื่อหุ้มชั้นนอกมีลักษณะเป็นเส้นใย (fibrous) ผนังเซลล์ประกอบด้วยโปรตีน (protein) เชลลูโลส (cellulose) และ ไฮมิเชลลูโลส (hemicelluloses)

2.1.2.2 เยื่อหุ้มชั้นกลาง (tegmen หรือ seed coat) ที่อยู่ด้าน外 ไปจากเยื่อหุ้มชั้นนอก ประกอบด้วย เมื่อเยื่อสองชั้นเรียงกันเป็นแท่ เป็นที่อยู่ของสารประเภทไขมัน (fatty material)

2.1.2.3 เยื่อหุ้มชั้นในหรือเยื่ออารูโรน (aleurone) เป็นส่วนที่ห่อหุ้มข้าวสารหรือแป้ง (starchy endosperm) และ คัพกะหรือมนูกข้าว (embryo) เยื่ออารูโรนเป็นส่วนที่มีโปรตีนสูง

2.1.2.4 ส่วนที่เป็นแป้ง (starch endosperm) หรือส่วนที่เป็นข้าวสาร อยู่ชั้นในสุดของเมล็ดประกอบด้วยแป้งเป็นส่วนใหญ่และมีโปรตีนอยู่บ้าง

2.1.2.5 คัพกะ (embryo) ซึ่งเป็นส่วนที่จะเจริญเป็นต้นข้าว ประกอบด้วย ต้นอ่อน (plumule) รากอ่อน (radicle) เป็นส่วนที่มีส่วนที่มีโปรตีนและไขมันสูง

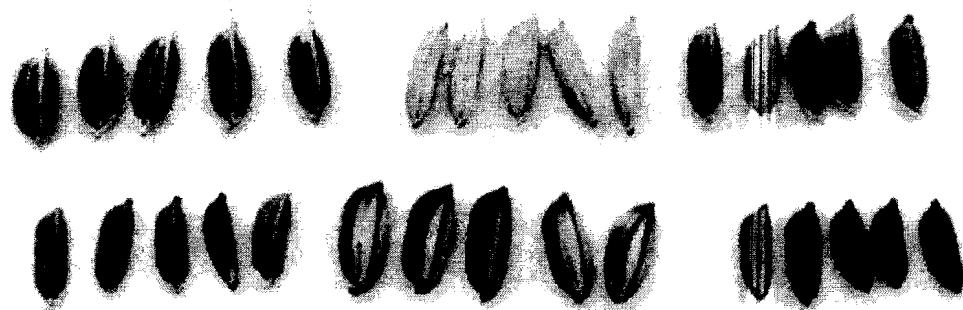
2.2 คุณภาพข้าว

ข้าวถูกนำไปหุงต้มทั้งเมล็ดเพื่อบริโภค ความนิยมในการบริโภคข้าวขาวเป็นปัจจัยสำคัญในการตัดสินคุณภาพข้าว นอกจากนี้ในการค้าข้าวมักพิจารณาจากคุณลักษณะทางกายภาพเป็นหลักเนื่องจากเป็นสิ่งที่ปรากฏเด่นชัดคุณภาพข้าวสามารถแบ่งประเภทได้ดังนี้ (สำนักวิจัยและพัฒนาข้าว, 2555)

2.2.1 คุณภาพทางกายภาพ

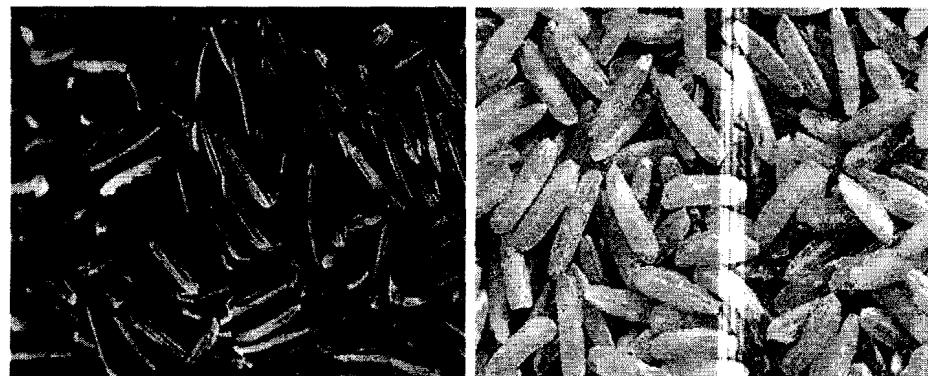
คุณภาพทางกายภาพ หมายถึง คุณสมบัติภายนอกของเมล็ดที่สามารถตรวจสอบด้วยสายตาได้ การซื้อขายข้าวใช้คุณสมบัติเมล็ดข้าวในการจำแนกเกรดข้าว เนื่องจากมีความชัดเจนและตรวจสอบได้รวดเร็วซึ่งจำแนกได้ดังนี้

2.2.1.1 สีข้าวเปลือก เป็นลักษณะประจำพันธุ์ ซึ่งมีสีขาวหรือฟาง มีส่วนในการตั้งชื่อพันธุ์ข้าวในอดีต สีข้าวเปลือกจะพบมีสีขาว ฟาง ม่วง และดำ แสดงดังภาพที่ 2.2



ภาพที่ 2.2 ความแตกต่างสีข้าวเปลือก

2.2.1.2 สีข้าวกล้อง เมื่อสะเทาะเปลือกข้าวออกเป็นข้าวกล้อง สีของข้าวกล้องส่วนใหญ่มีสีขาว บางพันธุ์มีสีแดงน้ำตาลหรือสีม่วงจนเกือบดำดังภาพที่ 2.3 ซึ่งถือว่าเป็นสีที่มีคุณภาพเฉพาะ และนิยมบริโภคเพื่อคุณภาพทางด้านโภชนาการหรือเป็นขนมหวาน เช่น ข้าวแดง ข้าวเหนียวดำ ข้าวกล้องบางชนิดจะมีราคาสูง แต่ถ้าป่นข้าวขาวคุณภาพและราคาจะคือยลง



ภาพที่ 2.3 สีของข้าวกล้อง

2.2.1.3 ขนาดของเมล็ด วัดจากความยาว กว้าง และความหนาของเมล็ด แต่ในการพิจารณาคุณภาพเมล็ด โดยทั่วไป จะหมายถึงความยาวของเมล็ด มาตรฐานข้าวไทยกำหนดชั้นของเมล็ดเป็น 4 ขนาด เช่นเดียวกับมาตรฐานกำหนดชั้นของเมล็ดของสหรัฐอเมริกา แต่มีขนาดแตกต่างกัน ชั้นของเมล็ดข้าวตามมาตรฐานข้าวไทยและสหรัฐอเมริกา แสดงดังตารางที่ 2.1

ตารางที่ 2.1 ชั้นของเมล็ดข้าวตามมาตรฐานข้าวไทยและสหรัฐอเมริกา

ชั้นของเมล็ด	มาตรฐานข้าวไทย (มม.)	มาตรฐานข้าวสหรัฐอเมริกา (มม.)
เมล็ดยาวชั้น 1(extra-long)	> 7.0	> 7.50
เมล็ดยาวชั้น 2 (long)	6.6-7.0	6.61-7.50
เมล็ดยาวชั้น 3 (medium)	6.2-6.6	5.51-6.60
เมล็ดสั้น (short)	< 6.2	< 5.50

2.2.1.4 รูปร่างเมล็ด การประเมินรูปร่างเมล็ดจะประเมินจากอัตราส่วนความยาวต่อความกว้างของเมล็ด มีรายละเอียดแสดงดังตารางที่ 2.2

ตารางที่ 2.2 รูปร่างเมล็ดข้าว

รูปร่างเมล็ด	ความยาว/ความกว้าง
เรียว (slender)	> 3.0
ปานกลาง (medium)	2.0-3.0
ป้อม (bold)	< 2.0

2.2.1.5 ข้าวห้องไช' (chalky grain) ลักษณะข้าวห้องไช'จะเป็นจุดๆ บนข้าวทึบแสง ในเมล็ดข้าว ซึ่งเกิดจากการจับตัวกันของกลุ่มๆ ของผลึกแป้ง (starch granule) กลุ่มแป้ง (starch compound) และโปรตีน (protein body) ทำให้เกิดช่องอากาศเล็กๆ ภายในเมล็ด จึงเห็นเป็นลักษณะขุ่นขาว ซึ่งไม่นิยมในวงการค้าข้าว

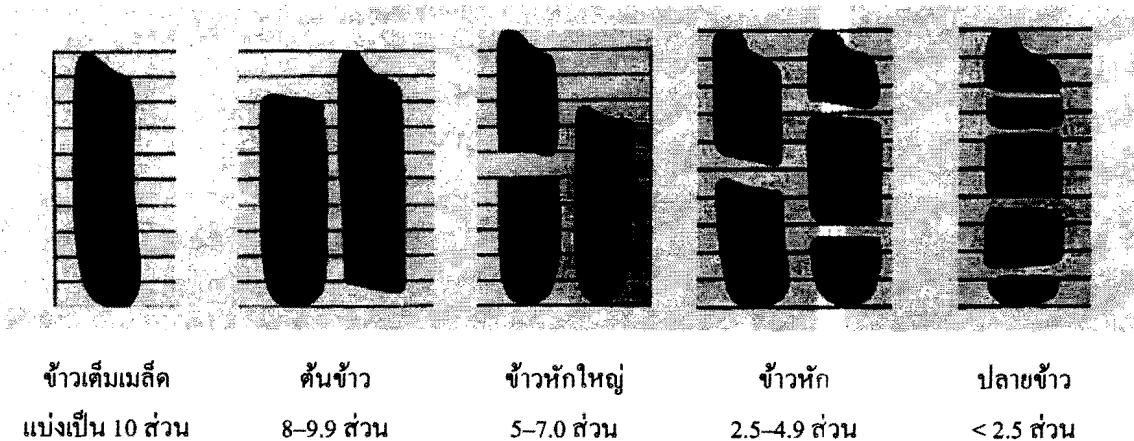
2.2.2 คุณภาพการสีข้าว

คุณภาพการสีข้าวจะประเมินจากปริมาณข้าวเต็มเมล็ดและต้นข้าว ข้าวที่มีคุณภาพการสีดี เมื่อผ่านกระบวนการขัดสีแล้ว จะได้เปอร์เซ็นต์ข้าวเต็มเมล็ดและต้นข้าวสูง และมีปริมาณข้าวหักน้อย ดังนั้นการประเมินคุณภาพการสีข้าว จึงเกี่ยวข้องกับสิ่งที่ได้จากการสีข้าว ได้แก่

2.2.2.1 แกلن เป็นส่วนผสมของเปลือกเมล็ด กลีบเลี้ยง พัง และข้าวเมล็ดมีน้ำหนักเท่ากัน 20-24 เปอร์เซ็นต์ของน้ำหนักข้าวเปลือก

2.2.2.2 รำ เป็นส่วนผสมของเยื่อหุ้มเมล็ด คัพภะ และผิวนอกของข้าวสารมีน้ำหนัก 8-10 เปอร์เซ็นต์ของน้ำหนักข้าวเปลือก

2.2.2.3 ข้าวสาร มีน้ำหนักประมาณ 68-70 % ของน้ำหนักข้าวเปลือก ข้าวสารที่ได้จากการขัดขาวจะถูกนำไปคัดแยก เป็นข้าวเต็มเมล็ด ต้นข้าวและข้าวหัก ปริมาณข้าวเต็มเมล็ดและต้นข้าวที่ได้ขึ้นอยู่กับคุณภาพข้าวเปลือกก่อนสี หากข้าวเปลือกมีคุณภาพดี จะได้ข้าวเต็มเมล็ดและต้นข้าวสูง ลักษณะเมล็ดข้าวสารที่ผ่านการสีแสดงดังภาพที่ 2.4



ภาพที่ 2.4 ลักษณะเมล็ดข้าวสารที่ผ่านการสี

คุณภาพการสีข้าวที่ดีจะมีข้าวเต็มเมล็ดและต้นข้าวสูง โดยต้องมีข้าวเต็มเมล็ดและต้นข้าวมากกว่า 50 % ปัจจัยที่มีผลต่อการแทกร้าวของเมล็ดข้าวในกระบวนการสีคือ การเก็บเกี่ยวและการนวดอย่างไม่เหมาะสม การลดความชื้นเมล็ดด้วยอัตราเร็วที่ไม่เหมาะสม และข้าวที่แห้งแล้ว ได้รับความชื้นซ้ำ (rewetting) ซึ่งเมล็ดข้าวที่มีความชื้นลดลงจะเกิดการหดตัว แต่เมื่อได้รับความชื้นอีกครั้งจะเกิดการขยายตัว พฤติกรรมเช่นนี้ทำให้เกิดการแทกร้าวได้

2.2.3 คุณภาพในการซื้อขาย

สิ่งที่กำหนดราคาข้าวในการซื้อขายนั้น มีดังนี้

2.2.3.1 ความชื้น ความชื้นมีบทบาทสำคัญในการกำหนดราคาข้าว ข้าวที่เก็บเกี่ยวในระบบที่เหมาะสมและลดความชื้นอย่างเหมาะสม ($13-15\% \text{w.d.}$) จะมีราคาสูง เนื่องจากไม่ต้องเสียค่าใช้จ่ายในการลดความชื้น และสูญเสียน้ำหนักข้าวเปลือกหลังการลดความชื้น

2.2.3.2 ลักษณะทางกายภาพของข้าวเปลือก หลังการสะเทาะและขัดสีข้าวสาร ได้แก่ การประเมินสีข้าวกล้อง ห้องไน ความใส่สุ่นของเมล็ดข้าวและสิ่งเจือปนอื่นๆ เช่น ข้าวแดง ข้าวเหลือง ข้าวเสีย หรือข้าวชนิดอื่นปน เป็นต้น ซึ่งลักษณะเหล่านี้จะเป็นตัวกำหนดราคาข้าว

2.2.3.3 คุณภาพการสี จะเพื่อประเมินผลของการแปรสภาพจากข้าวเปลือกเป็นข้าวสาร ปริมาณข้าวรวม ข้าวเต็มเมล็ด ตันข้าว ข้าวหักขนาดต่างๆ และปลายข้าว ซึ่งผลได้จากการขัดสีของข้าวที่รับซื้อ จะเป็นค่าที่โรงสีใช้ประเมินผลที่ได้จากการแปรสภาพในโรงสีจริง โดยทั่วไปโรงสีจะตั้งเกณฑ์ขั้นต่ำของผลที่ได้จากการขัดสีของข้าวที่รับซื้อ

2.2.3.4 ประเภทของข้าว ข้าวคุณภาพดีเป็นความต้องการของตลาดและเป็นที่นิยมของผู้บริโภคนักมีราคาสูง

2.2.4 มาตรฐานสินค้าข้าวหอมมะลิไทย

ข้าวหอมมะลิไทย (Thai Hom Mali Rice หรือ Thai Jasmine Rice หรือ Thai Fragrant Rice) เป็นข้าวกล้องหรือข้าวขาวที่แปรรูป มาจากข้าวเปลือกเจ้าพันธุ์ข้าวหอมที่ไวต่อช่วงแสง ซึ่งผลิตในประเทศไทยในฤดูนาปี และกรมวิชาการเกษตร กระทรวงเกษตรและสหกรณ์ ประกาศรับรองแล้ว เช่น ข้าวพันธุ์ข้าวหอมมะลิ 105 พันธุ์ กข 15 พันธุ์ กข 23 และชัยนาท 1 เป็นต้น กระทรวงพาณิชย์ได้ประกาศ กำหนดให้ข้าวหอมมะลิไทยเป็นสินค้ามาตรฐาน โดยทั่วไปจะต้องมีลักษณะเป็นข้าวเมล็ดยาว มีความขาว ห้องไนน้อย โดยธรรมชาติ ไม่มีแมลงที่ยังมีชีวิตอยู่ ขนาดเมล็ดมีความยาวเฉลี่ยของข้าวเต็มเมล็ด ที่ไม่มีส่วนโค้งหักต้องไม่ต่ำกว่า 7.00 มิลลิเมตร อัตราส่วนความยาว เมล็ดต่อความกว้างเฉลี่ยของข้าวเต็มเมล็ดที่ไม่มีส่วนโค้งหักต้องไม่ต่ำกว่า $3.2 : 1$ คุณสมบัติทางเคมีต้องมีปริมาณอนิโลส ไม่ต่ำกว่าร้อยละ 13 และไม่เกินร้อยละ 18 ที่ระดับความชื้นร้อยละ 14 มีค่าการสลายเมล็ดข้าวในค่าง ระดับ $6-7$ ตามมาตรฐานข้าวหอมมะลิไทย ได้แบ่งประเภทข้าวหอมมะลิ ออกเป็น 2 ประเภท คือ ข้าวขาว และข้าวกล้อง มีรายละเอียด ดังนี้

2.2.4.1 ประเภท ข้าวขาว ได้แบ่งมาตรฐานข้าวออกเป็น 8 ชนิด ได้แก่

- 1) ข้าวขาว 100 เปอร์เซ็นต์ ชั้น 1
- 2) ข้าวขาว 100 เปอร์เซ็นต์ ชั้น 2
- 3) ข้าวขาว 100 เปอร์เซ็นต์ ชั้น 3

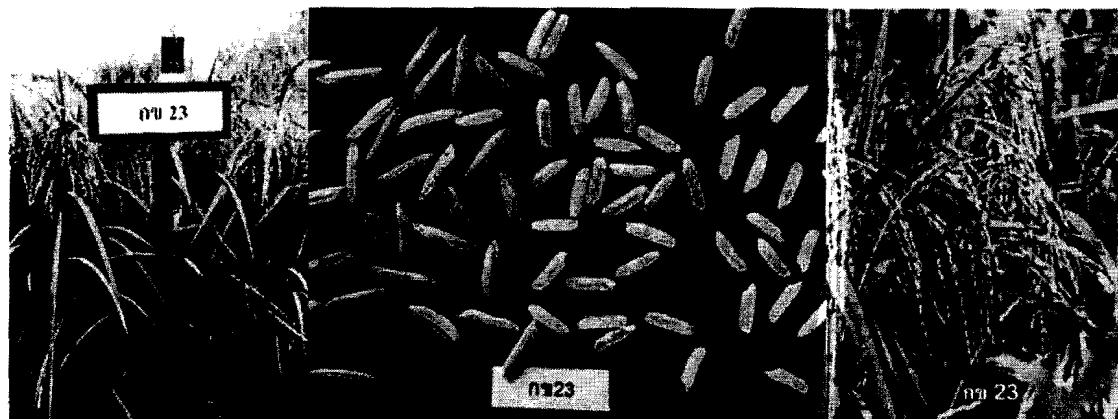
- 4) ข้าวขาว 5 เปอร์เซ็นต์
- 5) ข้าวขาว 10 เปอร์เซ็นต์
- 6) ข้าวขาว 15 เปอร์เซ็นต์
- 7) ข้าวขาวหักเอวันเดิคพิเศษ
- 8) ข้าวขาวหักเอวันเดิค

2.2.4.2 ประเภท ข้าวกล้อง ได้แบ่งมาตรฐานข้าวอกเป็น 6 ชนิด ได้แก่

- 1) ข้าวกล้อง 100 เปอร์เซ็นต์ ชั้น 1
- 2) ข้าวกล้อง 100 เปอร์เซ็นต์ ชั้น 2
- 3) ข้าวกล้อง 100 เปอร์เซ็นต์ ชั้น 3
- 4) ข้าวกล้อง 5 เปอร์เซ็นต์
- 5) ข้าวกล้อง 10 เปอร์เซ็นต์
- 6) ข้าวกล้อง 15 เปอร์เซ็นต์

2.2.5 คุณลักษณะของข้าวเปลือกพันธุ์ กข 23

ข้าวเปลือกหอมมะลิ พันธุ์ กข 23 (RD 23) ตามประวัติ เป็นข้าวเจ้าที่ได้จากการ พัฒนาพันธุ์ข้าวสามทาง ระหว่างข้าวพันธุ์ กข 7 และ ไอการ์ 32 กับข้าวพันธุ์ กข 1 ที่สถานีทดลองข้าว สุพรรณบุรี เมื่อปี พ.ศ. 2521 ปลูกคัดเลือกและเปรียบเทียบผลผลิตจนได้สายพันธุ์ SPRLR76002-168-1-1 ซึ่งคณะกรรมการวิจัยและพัฒนา กรมวิชาการเกษตร ให้การรับรองใช้ข้ายาพันธุ์เป็นพันธุ์ และให้ชื่อว่า กข 23 ดังภาพที่ 2.5



ภาพที่ 2.5 ลักษณะของพันธุ์ข้าว กข 23

คุณลักษณะเด่นประจำพันธุ์ เป็นข้าวเจ้าด้านเดียว สูงประมาณ 115-120 เซนติเมตร มีความไม่ไวต่อช่วงแสง สามารถปลูกได้ทั้งนาปีและนาปรัง ลักษณะของลำต้นและใบมีสีเขียวอ่อนในช่วงตั้งแต่ค่อนข้างขาวแตกกอคึมีรวงข้าวอยู่ใต้ใบข้าวเปลือกมีสีฟาง ระยะในการพักตัวของเมล็ดประมาณ 5 สัปดาห์ มีท้องไข่น้อยมาก ชั้งอายุการเก็บเกี่ยวประมาณ 125 วัน โดยมีค่ามิโลส ปริมาณ 25-30 % คุณภาพเมื่อข้าวหุงสุกจะร่วนนุ่มปานกลาง และรสชาติดี มีเมล็ดข้าวเรียวยาว ชั้งเมล็ดข้าวกล้องมีขนาด $2.2 \times 7.3 \times 1.8$ มิลลิเมตร (กว้าง x ยาว x หนา) ให้ผลผลิตสูงโดยประมาณ 800 กิโลกรัมต่อไร่ ทั้งในสภาพที่มีและไม่มีโรคในหจกรอบาก ข้าวเจ้าประเภทนี้ มีความต้านทานต่อเพลี้ยกระโดดสีน้ำตาล โรคใบหจิก โรคขอบใบแห้ง แต่ไม่ต้านทานโรคใบสีสำลีและโรคใบเหลือง เหมาะสมสำหรับการเพาะปลูกในพื้นที่ที่มีชลประทานหรือควบคุมระดับน้ำได้ทุกภาค และหากจะใช้เวลาการเก็บเกี่ยวต่างกันจะมีเปอร์เซ็นต์ความชื้นข้าวเต็มเมล็ดและตันข้าว ตามตารางที่ 2.3

ตารางที่ 2.3 ความชื้นเมล็ดขณะเก็บเกี่ยวผลผลิตข้าวเต็มเมล็ดและตันข้าวอาชญาภัยการเก็บรักษาเป็นเมล็ดพันธุ์ของข้าว กข 23 ที่เก็บเกี่ยวระยะเวลาต่างกัน 5 ระยะ (กรมวิชาการเกษตรและสำนักงานเศรษฐกิจอุตสาหกรรม, 2547)

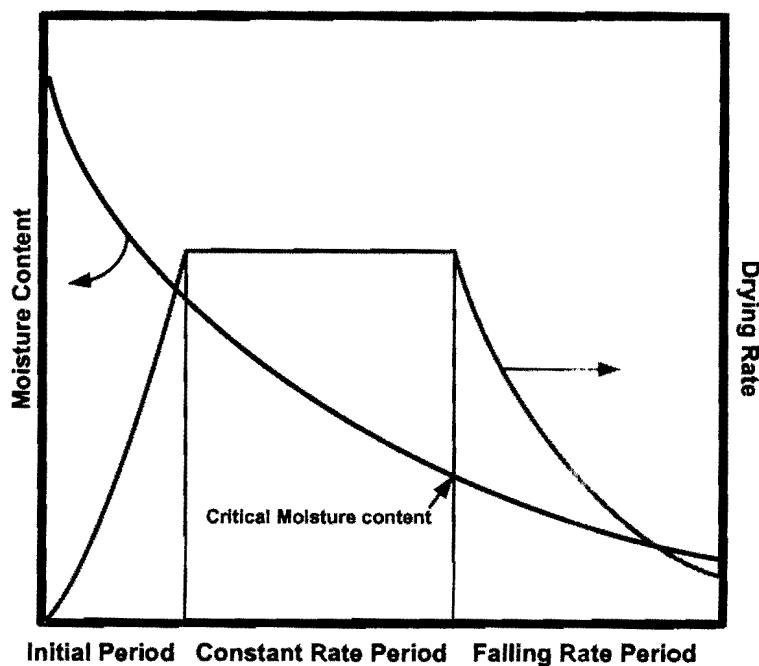
อายุเก็บเกี่ยวนับจากวันออกดอก (วัน)	ความชื้นขณะเก็บเกี่ยว (% w.b.)	ผลผลิต/ไร่ (กก.)	ข้าวเต็มเมล็ดและตันข้าว (%)	อายุการเก็บรักษาเป็นเมล็ดพันธุ์ (เดือน)
21	27.66	698.40	36.80	9
28	21.88	693.80	37.32	9
35	17.24	629.70	27.34	7
42	16.65	611.60	24.04	7
49	16.57	645.20	19.58	5

2.3 การอนดความชื้นข้าวเปลือก

การอนดความชื้นคือ การถ่ายเทความให้กับวัตถุคิบ ที่ต้องการอบแห้งเพื่อให้ความชื้นที่อยู่ในเนื้อวัตถุคิบ ระหว่างออกสู่บรรยายอากาศภายนอก โดยอาศัยหลักการนำความร้อนและพาความร้อนชั้งความร้อนที่ให้จะถ่ายเทไปยังผิวของวัตถุคิบ โดยการพาความร้อน จากนั้นโนเลกุลเด็กๆ ที่อยู่ภายในเนื้อวัตถุคิบจะรับความร้อนและถ่ายเทให้กับโนเลกุลที่อยู่ติดกัน จะมีการนำความร้อนจนทั่วทั้งเนื้อวัตถุคิบจะมีอุณหภูมิเท่ากัน จากนั้นอุณหภูมิของวัตถุคิบจะเพิ่มขึ้นเรื่อยๆ จนถึงอุณหภูมิที่ค่า

ค่าหนึ่ง น้ำที่อยู่ในเนื้อวัตถุคิบจะเปลี่ยนสถานะกล้ายเป็นไ.io ขณะเดียวกันความดันไ.io ที่ผิวนอกของวัตถุคิบก็ต่ำกว่าความดันไ.io ด้านใน จึงเกิดความดันไ.io แตกต่างระหว่างผิวนอกและด้านใน เป็นผลให้ไ.on น้ำเคลื่อนที่ผ่านช่องว่างระหว่างโมเลกุลเด็กๆ หรือรูพรุนออกสู่อากาศภายนอก

ในกระบวนการอบแห้ง จะแบ่งออกเป็น 3 ช่วง คือ ช่วงการปรับสภาพเบื้องต้น (Initial Adjustment) ช่วงอัตราการแห้งคงที่ (Constant Rate Period) และช่วงอัตราการอบแห้งลดลง (Falling Rate Period) แสดงดังภาพที่ 2.6 ช่วงเริ่มต้น วัตถุคิบจะมีน้ำเป็นองค์ประกอบจำนวนมาก ซึ่งบริเวณผิวที่เปียกชื้นสัมผัสกับอากาศร้อน ความชื้นที่อยู่ในวัตถุคิบจะค่อยๆ ปรับสภาพให้มีอุณหภูมิเท่ากับอากาศร้อน ในขณะเดียวกันอัตราการอบแห้งก็จะค่อยๆ เพิ่มขึ้น จนถึงช่วงอัตราการแห้งคงที่ ช่วงนี้ น้ำภายในเนื้อวัตถุคิบ จะระเหยออกมาก่อนย่างต่อเนื่อง ความเร็วของการอบแห้งจะคงที่ จนถึงจุดหนึ่งที่อัตราเร็วของการอบแห้งเริ่มลดลง ซึ่งหมายความว่า ความชื้นลดลงต่ำกว่าความชื้นวิกฤต (Critical Moisture Content) น้ำจากภายในวัตถุคิบ จะเคลื่อนมาข้างผิวและระเหยออกสู่อากาศ ไ.on น้ำจะระเหยออกเรื่อยๆ กระทั่งที่ผิวมีไ.on น้ำมาหล่อเดือย ไม่สม่ำเสมอ เป็นผลให้อัตราการอบแห้งลดลง เมื่อเวลาผ่านไปความชื้นจะลดลง จนความชื้นของอากาศภายนอกเท่ากับความชื้นของวัตถุคิบน้ำจะไม่สามารถระเหยออกมากได้อีก



ภาพที่ 2.6 ช่วงการอบแห้ง

กระบวนการลดความชื้นเป็นกระบวนการที่สำคัญ ในการรักษาคุณภาพเมล็ดพืชหลังการเก็บเกี่ยว มีหลายวิธีขึ้นอยู่กับความต้องการและความเหมาะสมของผู้ใช้งาน การลดความชื้น ข้าวเปลือกมีวิธีต่างๆ ดังนี้

2.3.1 การลดความชื้นโดยใช้ความร้อนจากธรรมชาติ

การใช้ความร้อนจากธรรมชาติ เช่น แสงอาทิตย์ ลม เป็นแหล่งความร้อน ในการลดความชื้นเมล็ดพืช เป็นวิธีการที่ประหยัด ไม่ยุ่งยาก แต่ต้องใช้แรงงานและพื้นที่จำนวนมากในการตากแห้ง และไม่สามารถควบคุมตัวแปรที่มีผลต่อคุณภาพของเมล็ดพืชพันธุ์ได้ หากการตากแห้ง เมล็ดพืชในพื้นที่การเกษตร จะทำให้เกิดการสูญเสียน้ำหนักและคุณภาพ โดยการสูญเสียน้ำหนักเกิดจากการร่วงหล่นขณะตาก และขนย้าย ส่วนการสูญเสียด้านคุณภาพเกิดการเปลี่ยนแปลงความชื้น ภายในเมล็ดสลับกัน ซึ่งตอนกลางวันเมล็ดพืช ได้รับอุณหภูมิสูงจากแสงแดด ทำให้ความชื้นของเมล็ดลดลง ขณะที่ช่วงกลางคืนอุณหภูมิลดต่ำลง ความชื้นสัมพัทธ์ของอากาศสูงขึ้นเมล็ดพืชจึงดูดความชื้นกลับเข้าไปอีกรัง การเปลี่ยนแปลงความชื้นดังกล่าวทำให้เกิดการร้าวในเมล็ด นอกจากนี้ ยังได้รับผลกระทบจากสภาพแวดล้อม เช่น มีปีกน้ำค้างในเวลากลางคืนหรือปีกฝนในระหว่างการตาก การลดความชื้นโดยใช้ความร้อนจากธรรมชาติ แสดงดังภาพที่ 2.7



ภาพที่ 2.7 การลดความชื้นโดยใช้ความร้อนจากธรรมชาติ

- การตากเมล็ดพืชบนลานตากแห้ง ปัจจุบันการเก็บข้าวเกยตรนิยมใช้รถเกี่ยววนวัตร แทนการใช้แรงงานคน เกิดภาระงานค่าใช้จ่ายส่วนที่ต้องลดความชื้นเมล็ดพืชก่อนนำไปแปรสภาพ หรือจำหน่าย ซึ่งเกยตรนิยมตากเมล็ดพืชบนลานตากแห้ง มีข้อควรปฏิบัติดังนี้

2.3.1.1 การตากความมีวัสดุที่สะอาด และแห้งรองรับ เช่น ผ้าใบ หรือเสื่อที่สานด้วยไม้ไผ่ ไม่ควรตากกับพื้นซีเมนต์ หรือถนนโดยตรง เพราะเมล็ดอาจได้รับความร้อน จากพื้นที่ตากสูงเกินไป ทำให้เกิดการแตกร้าวภายในเมล็ด ได้ ถ้าตากในลานนาด้วยมีวัสดุรองรับ

นิจนั้นจะมีปัญหา เรื่องสิ่งสกปรกเจือปนสูง และความชื้นจากalan din ก็จะมารวมอยู่ที่ผิวดินหรือ เมล็ดที่อยู่ล่างสุด ทำให้เมล็ดที่ติดกับผิวดินมีความชื้น ควรใช้วัสดุสะอาดและแห้งรองรับเมล็ดพืช

2.3.1.2 ความหนาของข้าวเปลือกที่ตากไม่ควรตากหนาเกินไป ควรหนาประมาณ 5 เซนติเมตร เพราะการตากหนาเกินไปจะทำให้การระบายอากาศในกองไม่ดี ข้าวแห้งช้าการตากนานเกินไป อาจทำให้อุณหภูมิของข้าวที่ตากสูงเกินไปถึง $55-70^{\circ}\text{C}$ จะมีผลต่อคุณภาพการสีเพราะ เกิดการแตกร้าวขึ้นภายในเมล็ด และมีโอกาสเกิดเมล็ดเหลืองขึ้นได้ ระหว่างการตาก ควรหมั่นกลับกองข้าวทุกๆ 2 ชั่วโมง หรือวันละ 4 ครั้ง หรือเกลี่ยข้าวเปลือกบ่อยๆครั้ง จะช่วยให้ลดความชื้นได้ อย่างรวดเร็วスマ่ำเสมอและข้าวมีคุณภาพดี

2.3.1.3 เวลาการคั่นต้องมีวัสดุปกคลุมกองข้าวเปลือกเพื่อป้องกันน้ำค้างหรือฝน

2.3.1.4 ระยะเวลาการตากไม่ควรจะตากนานเกินไป จะใช้ระยะเวลาตากเท่าไร ขึ้นอยู่กับความชื้นเริ่มต้น ความหนาของข้าวจะแตกต่าง และความบ่อบรรรจံในการกดับ ตลอดจน ระดับความชื้นที่ต้องการ แต่โดยทั่วไปถ้ามีความชื้นลดเหลือประมาณ 12-14 % ก็หยุดตากสำหรับ ข้าวที่จะเก็บไว้เป็นเมล็ดพันธุ์ เมล็ดพันธุ์ที่จะเก็บรักษาได้นาน และยังคงมีความคงทนสูงนั้น ก่อนเก็บ รักษาความชื้นของเมล็ดจะต้องต่ำ และขณะเก็บรักษาจะต้องพยายามรักษาให้ระดับความชื้นของ เมล็ดต่ำอยู่เสมอ ดังนั้นเมล็ดพันธุ์ข้าวที่จะเก็บไว้ทำพันธุ์ ควรจะตากแคดเพื่อลดความชื้นให้ต่ำเหลือ ประมาณ 9-10 % แล้วค่อยนำไปเก็บรักษาไว้ ซึ่งจะใช้เวลาในการตากนานเท่าไรขึ้นอยู่กับสภาวะ แวดล้อม ความชื้นสัมพัทธ์ของอากาศ และความชื้นเริ่มต้นของข้าวที่ตาก แต่โดยปกติจะตากประมาณ 3-4 แดดกีสามารถลดความชื้นของข้าวลงเหลือ 9-10 % ได้ถ้ามีแดดชัดๆ

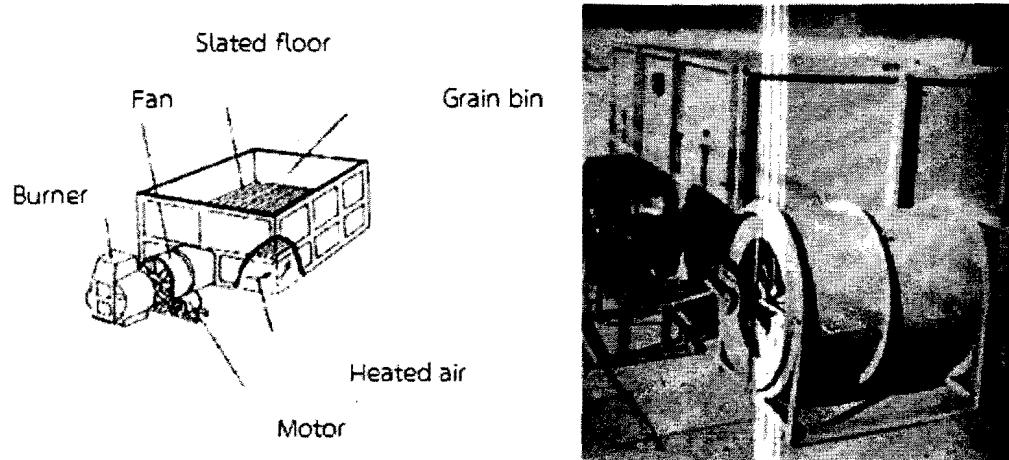
2.3.2 วิธีการลดความชื้นโดยใช้เครื่องอบลดความชื้น

วิธีการลดความชื้นเมล็ดพืชโดยใช้เครื่องอบลดความชื้น สามารถปฏิบัติได้ทุก สภาวะอากาศ ไม่ว่าฝนจะตกหรือไม่แรงแค่น้อย ไม่ต้องเปลืองลานตาก สามารถควบคุมการลด ความชื้นให้อยู่ในระดับที่ต้องการ ได้อย่างถูกต้อง ใช้ระยะเวลาลดความชื้นไม่นานและยังสามารถ ควบคุมป้องกันความเสียหายต่อคุณภาพข้าวและน้ำหนักได้ดีกว่าแบบธรรมชาติ แต่จะมีค่าใช้จ่าย ค่อนข้างสูงและมีข้อปฏิบัติยุ่งยาก เครื่องอบลดความชื้นข้าวเปลือกที่มีใช้อยู่ภายในประเทศไทย (สำนักวิจัยและพัฒนาข้าว, 2555) มีดังนี้

2.3.2.1 เครื่องอบแห้งแบบระบบ

เครื่องอบแห้งแบบระบบ หลักการอบจะทำการอบแห้งแบบเป็นวงจรต่อ (Batch) มีอุณหภูมิอากาศอบแห้ง ประมาณ $49-71^{\circ}\text{C}$ โดยจะใช้อุปกรณ์ไหล้ำเผาของอากาศ $6-11 \text{ m}^3/\text{min}/\text{m}^3$ of paddy ชั้นข้าวเปลือกหนา ประมาณ 1 m เครื่องอบแห้งชนิดนี้ มีข้อดี คือ การจัดการง่าย ไม่ยุ่งยาก แต่ข้อเสีย คือ เกิดการกระจายความร้อนไม่ทั่วถึง ข้าวเปลือกที่อยู่ด้านล่างจะร้อนและแห้ง

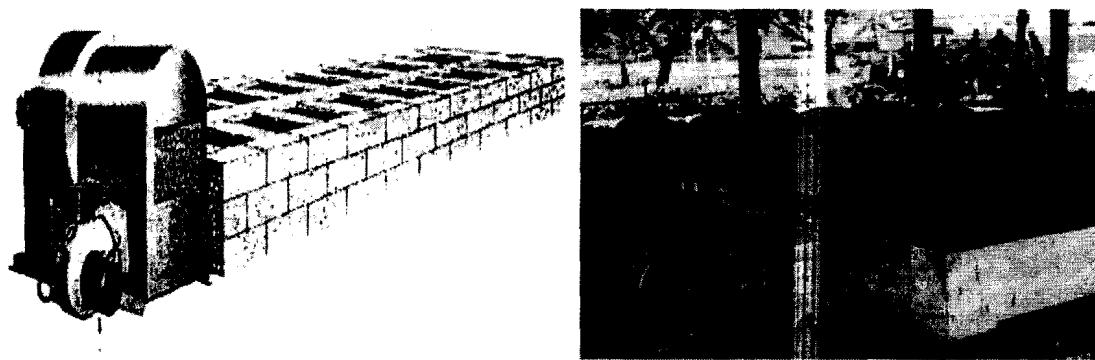
มากกว่าส่วนที่อยู่ด้านบนทำให้ข้าวเปลือกมีความชื้นไม่สม่ำเสมอ โดยเฉพาะข้าวเมล็ดขาวแบบข้าวไทย จะมีโอกาสแตกหักได้มาก เพราะตลอดเวลาการอบเมล็ดข้าวเปลือก จะไม่มีการพลิกตัวซึ่งมีลักษณะดังภาพที่ 2.8



ภาพที่ 2.8 เครื่องอบแห้งแบบระบบ

2.3.2.2 เครื่องอบลดความชื้นเมล็ดพืชแบบเมล็ดพืชบรรจุในกระสอบ

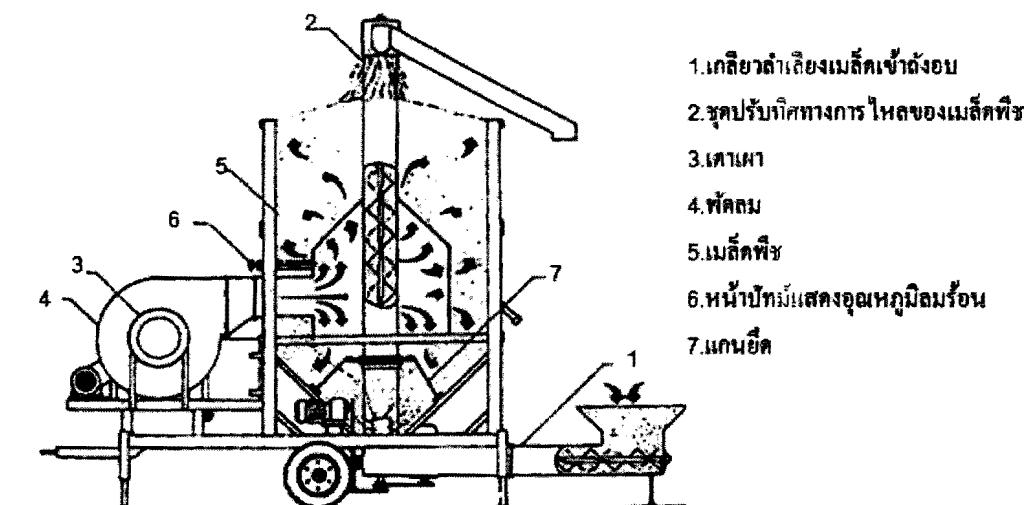
การอบลดความชื้นด้วยเครื่องลดความชื้นแบบเมล็ดพืชบรรจุในกระสอบ ส่วนมากนิยมใช้กับการอบเมล็ดพันธุ์ ตัวเครื่องประกอบด้วย ห้องลมร้อนซึ่งจะเจาะช่องไว้สำหรับวางกระสอบเมล็ดพืช ลมร้อนจะเป่าผ่านช่องว่างระหว่างเมล็ดพืชที่บรรจุในกระสอบปาน ส่วนใหญ่ อุณหภูมิที่ใช้อบจะไม่เกิน 45°C ใช้อัตราการไหลจำเพาะของอากาศร้อน $4 \text{ m}^3/\text{min}/50 \text{ kg}$ of paddy และในระหว่างการอบจะต้องพลิกกลับกระสอบ แสดงในภาพที่ 2.9



ภาพที่ 2.9 เครื่องอบลดความชื้นแบบเมล็ดพืชบรรจุในกระสอบ

2.3.2.3 เครื่องลดความชื้นแบบถังหมุนเวียน

เครื่องลดความชื้นแบบนี้ถังบรรจุเมล็ดพืชจะทำด้วยตะแกรงเป็นรูปทรงกระบอกแนวนั้น ส่วนกล่องของถังจะมีห้องทำด้วยตะแกรง เป็นรูปทรงกระบอกซ้อนอยู่ภายใน ถังร้อนอุณหภูมิ $60-80^{\circ}\text{C}$ จะถูกนำไปให้ผ่านเมล็ดพืชนานา 0.5 เมตร ตามแนวรัศมีผ่านรูตะแกรงออกสู่ภายนอก เมล็ดพืชที่อยู่ด้านล่างจะถูกลำเลียงขึ้นไปด้านบนใหม่หลายเที่ยวจนกว่าจะแห้ง เครื่องอบลดความชื้นแบบนี้ จึงต้องใช้ปริมาณลมร้อนจำนวนมาก และเครื่องอบแบบนี้ได้มีการสร้างสำหรับน้ำยาเมื่อประมาณสิบปีมาแล้ว แต่ไม่ได้รับความนิยมนิ่องจากปัญหารံ่องผุ่นละอองที่ฟุ้งกระจายรอบวงผู้ปฏิบัติงานและผู้ที่อยู่ใกล้เคียง รวมทั้งการสึกหรอของระบบลำเลียงซึ่งใช้เกลียวลำเลียงในแนวตั้งแสดงตามภาพที่ 2.10



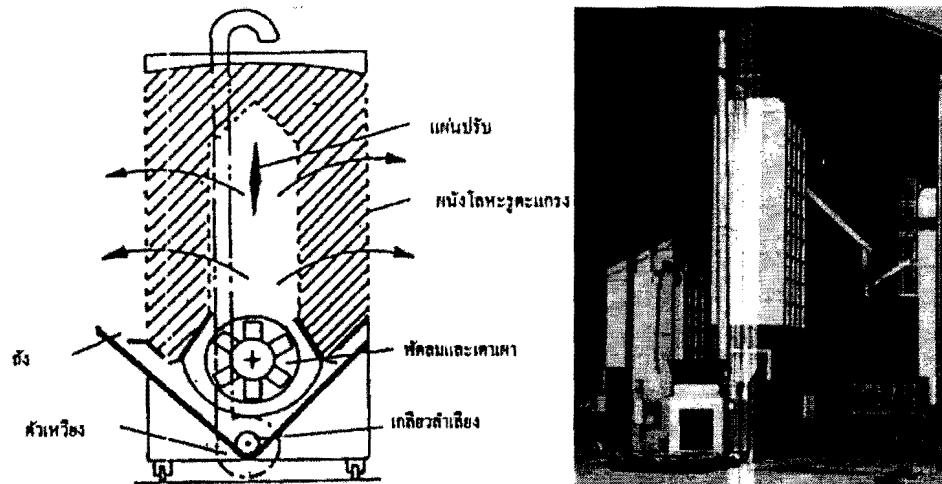
ภาพที่ 2.10 เครื่องอบลดความชื้นแบบถังหมุนเวียน

2.3.2.4 เครื่องลดความชื้นแบบคลัมบ์

เครื่องลดความชื้นแบบนี้ มองภายนอกจะเห็นถังบรรจุเมล็ดพืชเป็นรูปทรงสี่เหลี่ยมแนวดั้งส่วนใหญ่ความสูงมากกว่า 3 เมตร การบรรจุเมล็ดพืชจะต่อเข้ากับห้องร้อนทางด้านข้างซึ่งมีเตาลมร้อนและพัดลม เป็นส่วนประกอบ ส่วนล่างของถังบรรจุเมล็ดจะมีชุดควบคุมการไหลของเมล็ดพืช เครื่องลดความชื้นแบบนี้แบ่งออกได้ 2 แบบ คือ

1) เครื่องอบลดความชื้นแบบคลัมบ์แบบไม่ไหลดลูกเคลือบ โดยภายในถังบรรจุเมล็ดพืช ของเครื่องลดความชื้นแบบนี้ ประกอบด้วย ช่องบรรจุเมล็ดพืชที่ด้านข้างทั้ง 2 ด้าน เป็นตะแกรง เพื่อให้ลมผ่านได้อย่างน้อย จะต้องมีช่องบรรจุเมล็ดพืช 2 ช่อง ซึ่งตรงส่วนกลางจะเป็นห้องลมร้อนซึ่งจะพัดผ่านเมล็ดพืชออกแนวข้างทั้ง 2 ช่อง เครื่องลดความชื้นแบบนี้มีข้อเสีย คือเมล็ด

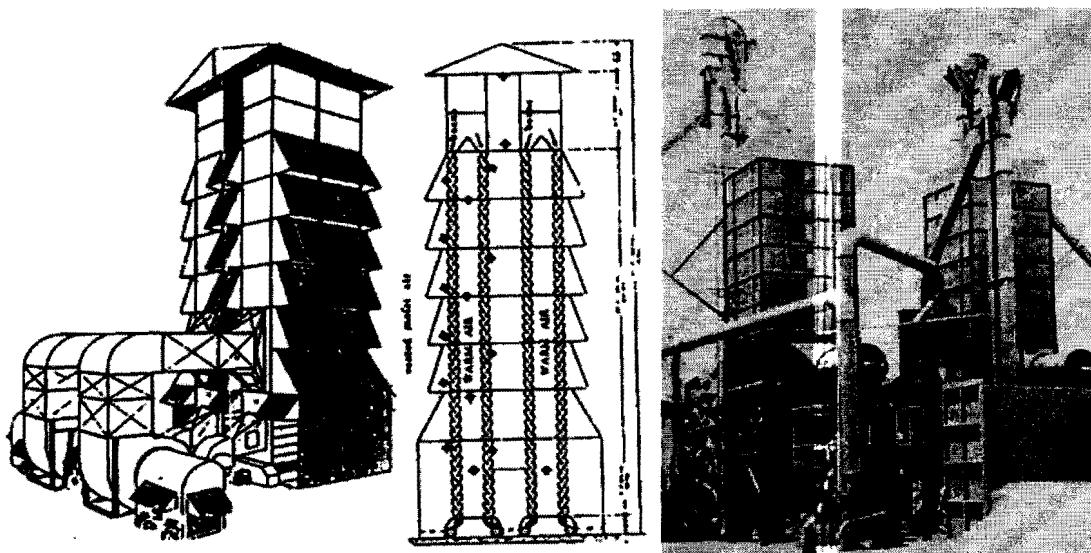
พืชที่อยู่ชิดห้องลมร้อน จะแห้งเร็วกว่าทางด้านลมออก จึงต้องใช้ปริมาณความเร็วลมสูง คือ $112-262 \text{ m}^3/\text{min/Ton}$ of paddy เพื่อให้ความแตกต่างความชื้นของเมล็ดพืช ส่วนที่ติดห้องลมร้อนกับด้านลมออกมีค่าน้อยกว่าความชื้นของเมล็ดพืช ส่วนที่ติดห้องลมร้อนกับด้านลมออกมีค่าต่ำกว่าความชื้นของเมล็ดพืช คือประมาณ 54°C เครื่องอบลดความชื้นแบบคลัมป์แบบไม่ไอลคลุกเคล้าแสดงดังภาพที่ 2.11



ภาพที่ 2.11 เครื่องอบลดความชื้นแบบคลัมป์ชนิดเมล็ดพืชไม่ไอลคลุกเคล้า

2) เครื่องอบลดความชื้นแบบคลัมป์แบบไอลคลุกเคล้าซึ่งเครื่องลดความชื้นแบบนี้ต่างจากแบบข้างต้นคือ แบบข้างต้นระหว่างห้องลมร้อนกับช่องบรรจุเมล็ดพืชจะเป็นตะแกรง ในส่วนเครื่องอบลดความชื้นแบบคลัมป์แบบไอลคลุกเคล้า จะเป็นแผ่นทึบที่ทำเป็นแนวกลับทิศการไหลของเมล็ดพืชสถาปนาไปมา ซึ่งในระหว่างแผ่นทึบนี้จะมีช่องว่างให้ลมไอลผ่านได้เมล็ดพืชที่ไอลจากด้านบน สู่ด้านล่างจะมีโอกาสที่สัมผัสมลมร้อนเท่าๆ กัน เนื่องจากเมล็ดพืชไอลกลับไปกลับมา เครื่องอบลดความชื้นแบบคลัมป์แบบไอลคลุกเคล้า แสดงดังภาพที่ 2.12

เครื่องลดความชื้นแบบคลัมป์ทั้ง 2 แบบนี้ จะสามารถใช้งานได้ 2 ลักษณะ คือ แบบแรกใช้อุปกรณ์เป็นครั้งหรือวงค์ โดยในขั้นแรกจะบรรจุเมล็ดพืชลงเต็มถัง จากนั้นจึงปิดพัดลมและเตาลมร้อน ในขณะเดียวกันก็หมุนเวียนเมล็ดพืชส่วนที่อยู่ด้านล่างขึ้นไปสู่ด้านบนของถังบรรจุ เมล็ดพืชหลายครั้ง จนเมล็ดพืชแห้งได้ความชื้นตามที่ต้องการ จึงถ่ายเทเมล็ดพืชออกจากถังเก็บ การใช้งานในลักษณะที่สองคือ แบบไอลต่อเนื่องเมล็ดพืชที่มีความชื้นสูง จะผ่านเข้าสู่ถังอบจากด้านบนลงล่างเพียงเที่ยวเดียว ความชื้นจะลดลงในระดับหนึ่ง จากนั้นนำไปเก็บในถังพัก ทึ่งไว้ระยะหนึ่งเพื่อปรับสภาพความชื้นภายในเมล็ดพืชลง อีกน้อย 4 ชั่วโมง โดยทั่วไประหว่าง 4-24 ชั่วโมง จากนั้น จึงนำกลับมาผ่านเครื่องอบใหม่ทำในลักษณะนี้มากกว่าเมล็ดพืชจะแห้ง

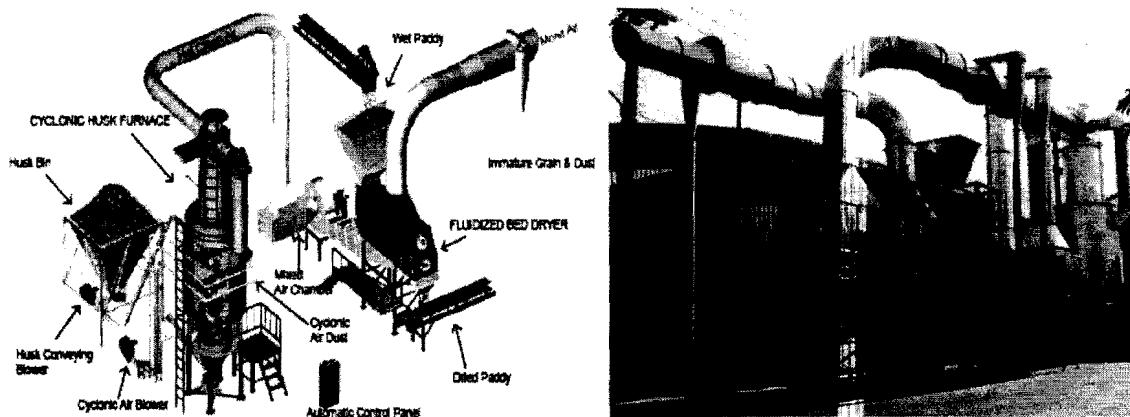


ภาพที่ 2.12 เครื่องอบลดความชื้นแบบคอลัมน์นิคเมล็ดพืช ไหลดกลุกเคล้า

2.3.2.5 เครื่องอบแห้งข้าวเปลือกแบบฟลูอิไดซ์เบด

เครื่องอบแห้งข้าวเปลือกแบบฟลูอิไดซ์เบด (Fluidized Bed Dryer) ได้มีการพัฒนาและสร้างออกแบบใหม่ๆ ในประเทศเมื่อไม่นาน การอบลดความชื้นรูปแบบนี้ เมล็ดพืชจะถูกลำเลียงลงในเครื่องอบบนตะแกรง โดยด้านล่างตะแกรงความหนาไม่เกิน 10 เซนติเมตร ความเร็วลม 1.9 m/s ซึ่งทำให้เมล็ดพืชเคลื่อนตัวได้ จะมีลมร้อนที่มีความเร็วและปริมาณมากพอ ที่จะทำให้เมล็ดพันธุ์เคลื่อนตัวพร้อมกับการเคลื่อนตัวไปออกที่ด้านหน้า โดยข้าวเปลือกที่ออกจะมีความชื้นลดลงอย่างสม่ำเสมอการอบด้วยเครื่องอบแบบนี้ จะสามารถลดความชื้นได้ 4-8 จุดต่อรอบ การอบแบบนี้เป็นการอบเร่ง โดยการใช้ลมร้อนที่มีอุณหภูมิสูง ประมาณ 60-130°C และใช้ปริมาณลมสูงถึง 900-2500 m³/min/Ton of paddy ส่วนของห้องอบจะเป็นห้องปิดมีตะแกรงอยู่ด้านล่าง ที่ปลายทั้ง 2 ด้านจะมีอุปกรณ์สำหรับป้อนเมล็ดพืชเข้า และช่วงระยะเวลาที่เมล็ดพืชสัมผัสอากาศลมร้อนจะสั้นประมาณ 3-5 นาที หมายความว่า เมล็ดพืชจะลดความชื้นเมล็ดพืชที่มีความชื้นสูงมากกว่า 25-30 เปอร์เซ็นต์ความชื้น หรือมากกว่า เนื่องจากเครื่องลดความชื้นแบบนี้ ใช้ปริมาณลมและความร้อนสูงในการเป่าผ่านเมล็ดพืชระยะเวลาอันสั้น เพื่อเป็นการเพิ่มประสิทธิภาพในการใช้ลมร้อนเจ้มีการนำเอาความร้อนที่ผ่านเมล็ดพืชแล้วกลับมาทำให้ร้อนใหม่ประมาณ 80 % ส่วน 20 % เป่าทิ้งไป เมล็ดพืชเมื่อผ่านเครื่องลดความชื้นแบบนี้เพียงเท่าเดียว ความชื้นจะลดลง 5-10 % ทำให้มีอัตราการทำงานสูง หมายเหตุ กลางที่มีปริมาณข้าวเปลือกความชื้นสูงเข้ามาในปริมาณมาก เมล็ดพืชที่ผ่านเครื่องลดความชื้นแบบนี้แล้ว จะทำให้ความชื้นลดลงมากกว่าเดิม กัน แต่เมล็ดพืชที่ออกจากการอบนี้จะมีอุณหภูมิสูงมาก ดังนั้นจะต้องนำไปผ่านเครื่องปรับสภาพข้าวเพื่อลดความร้อนและคลายความชื้นในเมล็ดพืชลง

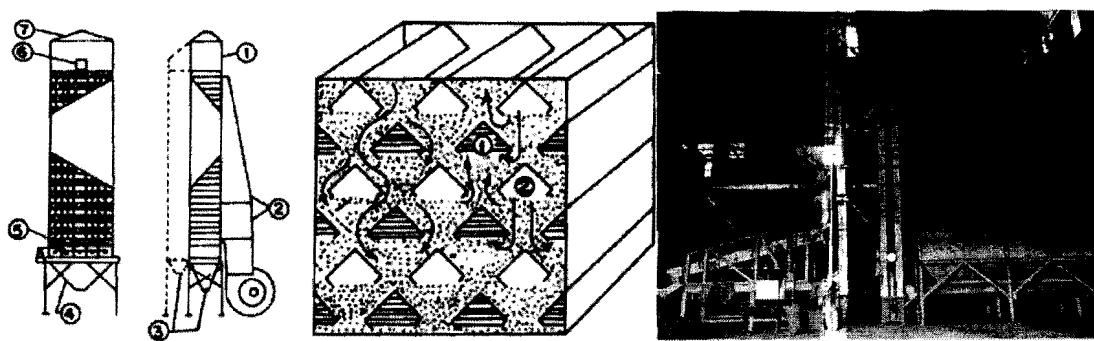
ก่อนที่จะส่งไปสู่กระบวนการอื่นๆ หรือนำไปป้อนแห้งในถังเก็บที่มีการเป่าอากาศผ่านกองเมล็ดพืชก็ได้ เครื่องอบแห้งข้าวเปลือกแบบฟลูอิไซด์เบดแสดงดังภาพที่ 2.13



ภาพที่ 2.13 เครื่องอบแห้งข้าวเปลือกแบบฟลูอิไซด์เบด

2.3.2.6 เครื่องอบแห้งแบบข้าวเปลือกไหหลุกเคล้า

เครื่องลดความชื้นแบบไหหลุกเคล้า (*Louisiana State University, LSU*) ซึ่งทั่วไปเรียกว่า แบบแอลเอสยู เครื่องลดความชื้นแบบนี้ คุณภาพของเมล็ดข้าวจะดีกว่ากันกับแบบ กอคลัมน์ คือ ถังบรรจุเมล็ดพืชจะเป็นแบบถังทรงสี่เหลี่ยมแนวตั้ง เมล็ดพืชจะไหหลากด้านบนลงล่าง โดยมีอุปกรณ์ควบคุมการไหหลอกของเมล็ด ภายในถังอบประกอบด้วย ท่อลมเป็นชั้นๆ แต่ละชั้นมีท่อ ลมหลายท่อ ท่อลมแต่ละชั้นจะเป็นท่อลมร้อนเข้า และท่อลมออกสับกันท่อลมร้อนเข้านี้จะพัดผ่าน เมล็ดพืชในถังอบและไหหลอกทางท่อลมออกที่อยู่ชั้นด้านบนและด้านล่างท่อลมแต่ละท่อจะมี ลักษณะเป็นร่างคว่า ด้านบนแหลม ด้านล่างเปิดกว้าง ในแนวนานกับพื้นยวัตถุตลอดถัง ที่ปลายร่างด้าน หนึ่งจะเจาะช่องต่อเข้ากับห้องรวมลม ลักษณะเป็นรูปสี่เหลี่ยมผืนผ้า ห้องรวมลมจะมีช่องที่ สามารถเปิดปิดได้ ช่องนี้จะต่อเข้าทางด้านห้องรวมลมร้อนเข้า และอีกช่องหนึ่งจะ ต่อเข้ากับห้องรวมลมสับกัน โดยชั้นหนึ่งจะต่อเข้าทางด้านห้องรวมลมร้อนเข้า และอีกชั้นหนึ่งจะ ต่อเข้ากับห้องรวมลมออกเครื่องลดความชื้นแบบนี้ จะทำให้เมล็ดพืชไหหลักบันไปกลับมา และมีโอกาส สับสัมภัสกันลมร้อนเข้าและลมชื้นที่เป่าออกสับกันเท่ากันตลอดทั้งถังบรรจุเมล็ดพืชใช้ปริมาณลม ใน อัตรา $44\text{--}97 \text{ m}^3/\text{min}/\text{Ton of paddy}$ บางครั้งอาจสูงถึง $112\text{--}180 \text{ m}^3/\text{min}/\text{Ton of paddy}$ และอุณหภูมิ ลมร้อนที่ใช้จะได้สูงกว่าแบบ กอคลัมน์ คือ 66°C สำหรับการใช้งานก็เช่นเดียวกันกับแบบ กอคลัมน์ คือ ใช้อบแบบเป็นครั้งๆ หรืองวดๆ และอบแบบไหหลักบันเนื่อง แสดงตามภาพที่ 2.14



ภาพที่ 2.14 เครื่องอบแห้งข้าวเปลือกแบบไอลด์ลูกเกล้า

การพิจารณาลดความชื้นข้าวเปลือกคือกระบวนการอบลดความชื้นประเภทต่างๆ ต้องคำนึงถึงปัจจัยหลายด้าน ทั้งความชื้นเริ่มต้นของข้าวเปลือกที่ใช้อ่อน ปริมาณข้าวเปลือกอุณหภูมิที่เหมาะสม สำหรับการอบลดความชื้น อัตราการไหลดของอากาศและเมล็ดข้าวเปลือกใช้อบลดความชื้นตลอดจนพลังงานเชื้อเพลิงรูปแบบต่างๆ สรุปดังตารางที่ 2.4

ตารางที่ 2.4 เปรียบเทียบข้อดีข้อด้อยของเครื่องอบลดความชื้นข้าวเปลือกประเภทต่างๆ ที่มีใช้ในประเทศไทย

ลำดับ	ประเภทเครื่องอบ	ข้อดี	ข้อด้อย
1	แบบกระบวนการ	ต้นทุนต่ำ ง่ายไม่ยุ่งยาก อุณหภูมิอบแห้งประมาณ 49-71 °C	เกิดการกระจายตัวของความร้อนได้ไม่ทั่วถึงกัน ซึ่งจะทำให้เมล็ดข้าวเปลือก มีความชื้นคลองอย่างไม่สม่ำเสมอเท่ากัน และเมล็ดข้าวเปลือกมีโอกาสแตกหักได้
2	แบบการสูบ	ต้นทุนต่ำ ง่ายไม่ยุ่งยาก โดยลมร้อนจะเป่าผ่านช่องระหว่างเมล็ดข้าวเปลือกในกระบวนการ และอุณหภูมิที่ใช้ในการอบลดความชื้นต่ำไม่เกิน 45 °C	ในระหว่างการอบลดความชื้นต้องทำการพลิกกลับ ตรวจสอบบรรจุข้าวเปลือกเป็นระยะ

ตารางที่ 2.4 เปรียบเทียบข้อดีข้อด้อยของเครื่องอบลดความชื้นข้าวเปลือกประเภทต่างๆ ที่มีใช้ในประเทศไทย (ต่อ)

ลำดับ	ประเภทเครื่องอบ	ข้อดี	ข้อด้อย
3	แบบถังหมุนเวียน	ถังบรรจุทำด้วยตะแกรง เป็นรูปทรงกระบอกแนวตั้ง มีห้องทำคั่ยตะแกรงรูปทรงกระบอกซ้อนอยู่ภายใน เพื่อให้ลมร้อนเป่าผ่านตามแนวค้านข้าง เมล็ดข้าวเปลือกจะถูกลำเลียงให้ขึ้นลงหมุนเวียน หลายเที่ยวจนกว่าจะแห้ง	จะมีผู้ลงทะเบียนราชการ รบกวนผู้ปฏิบัติงาน ในระบบลำเลียงข้าวเปลือก มีการสักหรอง่าย เนื่องจากการใช้เกลียวเป็นตัวลำเลียงในแนวตั้ง และไม่เป็นที่นิยมของผู้ใช้
4	แบบคลัมน์	เป็นแบบอบครั้งเดียวหรือวงคโภยะบรรจุข้าวเปลือกจนเต็มถัง จากนั้นจึงเปิดพัดลมและเตาลมร้อน เมล็ดข้าวจะหมุนเวียนส่วนที่อยู่ด้านล่างขึ้นไปสู่ด้านบนของถังหลายๆ ครั้งจนกว่าข้าวเปลือกจะแห้งได้ความชื้นตามที่ต้องการ และใช้อบข้าวเปลือกที่มีความชื้นสูงได้	เมล็ดข้าวเปลือกที่อยู่ชิดห้องลมร้อนจะแห้งเร็วกว่าทางด้านลมออก จึงต้องใช้ปริมาณความเร็วลมสูง เพื่อให้ความแตกต่างความชื้นของเมล็ดข้าวเปลือกลดลง
5	แบบฟูลอิดไคซ์เบด	ข้าวเปลือกที่อบมีการเคลื่อนที่ผสมอากาศร้อนสม่ำเสมอ เกิดการถ่ายเทความร้อนถ่ายเทน้ำเสียง สามารถลดความชื้นข้าวเปลือกที่มีความชื้นสูง ให้ลดลงประมาณ 8–10 % w.d ในเวลา 1.5–2 นาที ต่อรอบ และสามารถใช้ร่วมกับเครื่องอบแบบอื่นๆ ได้	ความเร็วของอากาศร้อนที่ใช้ในการอบไม่สามารถเพิ่มหรือลดลง ซึ่งจะทำให้วัสดุหลุดรอดออกจากห้องอบแห้งหรือไม่เกิดลักษณะของฟูลอิดไซซ์น เมื่อเกิดการผสมกันอย่างรวดเร็ว ข้าวเปลือกอยู่ในเบดสัมภาระ ทำให้คุณสมบัติทางกายภาพของผลิตภัณฑ์ไม่ตรงตามที่ต้องการ การบำรุงรักษาบ่อยมาก และมีความสูญเปลืองพลังงาน

ตารางที่ 2.4 เปรียบเทียบข้อดีข้อด้อยของเครื่องอบลดความชื้นข้าวเปลือกประเภทต่างๆ ที่มีใช้ในประเทศไทย (ต่อ)

ลำดับ	ประเภทเครื่องอบ	ข้อดี	ข้อด้อย
6	แบบไอลด์คูลเกล้า	เมล็ดข้าวเปลือกจะไอลด์ลับไปกลับมา และมีโอกาสสัมผัสกับลมร้อนเข้า และลมชื้นที่เป่าออก สลับกัน เท่ากันตลอดทั้งถังบรรจุ โดยทิศทางการเคลื่อนที่ของลมร้อนมีทุกทิศทาง จึงทำให้ข้าวเปลือกได้รับความร้อนอย่างสม่ำเสมอและสามารถลดความชื้นได้อย่างต่อเนื่อง ไม่ทำให้เมล็ดข้าวแตกร้าวเสียหาย	เมล็ดข้าวเปลือกที่ใช้อบลดความชื้นต้องผ่านการทำความสะอาดแยกสิ่งเจือปนออกก่อน เข้าเครื่องอบ และต้องมีผู้ควบคุมการทำงานของเครื่องอย่างสม่ำเสมอ

2.4 ปัจจัยที่มีผลต่อการอบลดความชื้นเมล็ดพืช

การอบลดความชื้นข้าวเปลือกเป็นการทำให้น้ำที่อยู่ในเมล็ดเคลื่อนที่ออกมายังบริเวณผิวของเมล็ดและทำให้น้ำบริเวณผิวเมล็ดระเหยไปสู่อากาศภายนอก ปัจจัยที่มีผลต่อการอบลดความชื้นประกอบด้วย

2.4.1 ความชื้นของเมล็ดพืช ที่จะทำการลดความชื้น ความชื้นเริ่มต้นของเมล็ดพืชแต่ละชนิดจะแตกต่างกันไปตามชนิดพืช ส่วนความชื้นระดับสุดท้ายที่เหลืออยู่ในเมล็ดจะไม่เท่ากัน แตกต่างกันไปตามวัตถุประสงค์ของการนำเมล็ดไปใช้ประโยชน์

2.4.2 อัตราการไอลด์ของอากาศ ที่จะพารามิเตอร์นี้จะทำให้ความสามารถในการเคลื่อนย้ายน้ำออกจากวัสดุเร็วขึ้น และทำให้เกิดการบันป่วนของอากาศในห้องอบลดความชื้น อากาศที่จึงสัมผัสน้ำกับวัสดุได้ดี

2.4.3 อุณหภูมิที่ใช้ในการอบลดความชื้น อิทธิพลของอุณหภูมิที่มีผลต่อการลดความชื้น ถ้าอากาศมีความชื้นคงที่ อุณหภูมิที่สูงขึ้น จะทำให้อากาศมีความสามารถในการรองรับไอน้ำเพิ่มขึ้น มีผลต่ออัตราการอบแห้งในช่วงอัตราการอบแห้งคงที่ และอุณหภูมิที่สูงขึ้นทำให้การแพร่กระจายของน้ำเดือนีมีผลต่ออัตราการอบแห้งในช่วงอัตราการอบแห้งลดลง แต่การใช้อุณหภูมิสูงเพื่อให้อัตราการลดความชื้นของเมล็ดพืชเร็วขึ้น จะทำให้เกิดผลกระทบต่อคุณภาพทางกายภาพ เนื่องจาก

เมล็ดและทำให้เมล็ดแตกรา นอกจากนั้นอัตราการทำให้เมล็ดเย็นตัวลงหลังจากการให้ความร้อน แล้วส่งผลกระทบต่อการแตกร้าวได้เช่นกัน

2.4.4 ความชื้นสัมพัทธ์อากาศ หรือความสามารถในการรับไอน้ำของอากาศ อากาศที่มีไอน้ำอยู่มากแล้วจะรับไอน้ำได้น้อยและจะมีผลต่ออัตราการอบแห้งในช่วงอัตราการอบแห้งคงที่

หลักการอบลดความชื้นเมล็ดพืช โดยทั่วไปนักใช้อากาศที่มีอุณหภูมิสูงและความชื้นสัมพัทธ์ต่ำเป็นตัวกลางในการอบแห้ง เนื่องจากสามารถอบแห้งได้รวดเร็วและได้ความชื้นของเมล็ดพืชต่ำตามที่ต้องการในขณะที่อากาศร้อนเคลื่อนที่ผ่านชั้นเมล็ดพืช จะเกิดการถ่ายเทความร้อนและถ่ายเทน้ำพร้อมกับความร้อนจากอากาศจะถ่ายเทไปยังเมล็ดพืช และทำให้น้ำที่บริเวณผิวดองเมล็ดเข้าไปอยู่ในอากาศเป็นผลให้อากาศมีอุณหภูมิลดลง และมีความชื้นสัมพัทธ์เพิ่มขึ้น ตัวนเมล็ดพืชจะมีความชื้นต่ำลง และหากความชื้นลดลงมากพอแล้ว อุณหภูมิของเมล็ดพืชก็สูงขึ้นด้วย จนในที่สุด เมล็ดพืชจะมีอุณหภูมิเท่ากับอากาศที่ใช้ในการอบแห้ง และเมื่อความชื้นลดลงจนถึงความชื้นสมดุลแล้ว ความชื้นของเมล็ดพืชก็จะไม่ลดลงอีก

2.5 ปริมาณความชื้น

ความชื้นในวัสดุเป็นตัวบ่งชี้ถึงปริมาณของน้ำที่มีอยู่ในวัสดุ เมื่อเทียบกับมวลของวัสดุชื้นหรือแห้ง สามารถนำเสนอได้ 2 ลักษณะ คือ

2.5.1 ความชื้นมาตรฐานเปียก คำนวณได้จากสมการที่ (2.1)

$$M_w = \left(\frac{w - d}{w} \right) \times 100 \quad (2.1)$$

เมื่อ

M_w คือ ความชื้นมาตรฐานเปียก, % w.b.

w คือ มวลของวัสดุเปียก, kg

d คือ มวลของวัสดุแห้ง, kg

2.5.2 ความชื้นมาตรฐานแห้ง คำนวณได้จากสมการที่ (2.2)

$$M_w = \left(\frac{w - d}{d} \right) \times 100 \quad (2.2)$$

เมื่อ	
M_d	คือ ความชื้นมาตรฐานแห้ง, % d.b.
w	คือ มวลของวัสดุเปียก, kg
d	คือ มวลของวัสดุแห้ง, kg

การวัดปริมาณความชื้นของเมล็ดพืชในการซื้อขายนิยมใช้ปริมาณความชื้นแบบมาตรฐานเปียก ส่วนในกรณีการวิเคราะห์กระบวนการอบแห้งทางทฤษฎีนิยมใช้ปริมาณความชื้นแบบมาตรฐานแห้ง

2.6 การวิเคราะห์สมรรถนะเครื่องอบลดความชื้น

ในงานศึกษาวิจัยนี้ จะทำการประเมินสมรรถนะการอบลดความชื้นข้าวเปลือก โดยใช้เครื่องอบลดความชื้นแบบไอลอกลูกเคลือบ ซึ่งจะเป็นการประเมิน ค่าความสัมภันธ์เปลี่ยนพลังงานจำเพาะของระบบเป็นหลัก

2.6.1 ความสัมภันธ์เปลี่ยนพลังงานจำเพาะ

เป็นค่าที่แสดงถึงประสิทธิภาพในการใช้พลังงานไฟฟ้าจำเพาะ พลังงานความร้อนจำเพาะ และพลังงานรวมจำเพาะของระบบ แสดงได้ด้วยปริมาณพลังงานที่ใช้ในการอบลดความชื้นหารด้วยปริมาณน้ำที่ระเหยจากข้าวเปลือก ซึ่งมีความสัมพันธ์ดังสมการที่ (2.3)

$$SEC = \frac{E_E + E_T}{M_p} \quad (2.3)$$

เมื่อ	
SEC	คือ ความสัมภันธ์เปลี่ยนพลังงานจำเพาะ, MJ/kg
E_E	คือ ปริมาณการใช้พลังงานไฟฟ้า, MJ
E_T	คือ ปริมาณการใช้พลังงานความร้อน, MJ
M_p	คือ ปริมาณน้ำที่ระเหยจากข้าวเปลือก, kg

2.6.2 ต้นทุนการอบลดความชื้น

การวิเคราะห์ต้นทุนค่าใช้จ่ายในการอบลดความชื้นข้าวเปลือก (Drying Cost, DC) คำนวณได้จาก ผลรวมของต้นทุนค่าใช้จ่ายค่าน้ำพลังงานไฟฟ้ากับต้นทุนค่าใช้จ่ายค่าน้ำพลังงานความร้อนหารด้วยปริมาณน้ำที่ระเหยจากข้าวเปลือก แสดงดังสมการที่ (2.4)

$$CD = \frac{C_E + C_T}{M_p} \quad (2.4)$$

เมื่อ

- DC** คือ ต้นทุนค่าใช้จ่ายในการอบรมลดความชื้นข้าวเปลือก, Baht/kg
C_E คือ ต้นทุนค่าใช้จ่ายดำเนินพลังงานไฟฟ้า, Baht
C_T คือ ต้นทุนค่าใช้จ่ายดำเนินพลังงานความร้อน, Baht
M_p คือ ปริมาณน้ำที่ระเหยจากข้าวเปลือก, kg

2.7 การทดสอบคุณภาพข้าว

คุณภาพข้าวที่นำมาพิจารณาทดสอบในงานวิจัยนี้ประกอบด้วย

2.7.1 ชั้นคุณภาพข้าวเปลือก

ชั้นคุณภาพข้าวเปลือก สามารถแบ่งเป็น 5 ชั้นคุณภาพ ตามคุณภาพการสี (ร้อยละของข้าวเต็มเมล็ดและตันข้าว) ตามตารางที่ 2.4 ทั้งนี้ในทำการค้าข้าวเปลือกชั้นที่ 1 ที่มีข้าวเต็มเมล็ดและตันข้าวจากการสี สูงกว่าร้อยละ 44 อาจจัดแบ่งเป็นคุณภาพอยู่เพิ่มเติมได้โดยให้เป็นไปตามข้อตกลงของคู่ค้า

ตารางที่ 2.5 ชั้นคุณภาพข้าวเปลือก

ชั้นที่	ร้อยละของข้าวเต็มเมล็ดและตันข้าวจากการสี
1	ไม่น้อยกว่าร้อยละ 44
2	ไม่น้อยกว่าร้อยละ 42
3	ไม่น้อยกว่าร้อยละ 40
4	ไม่น้อยกว่าร้อยละ 38
5	ไม่น้อยกว่าร้อยละ 36

2.7.2 เปลอร์เซ็นต์ข้าวเต็มเมล็ดและตันข้าว

การหาเปลอร์เซ็นต์ข้าวเต็มเมล็ดและตันข้าว มีขั้นตอนการทดสอบดังนี้

2.7.2.1 นำตัวอย่างข้าวเปลือกมาทำความสะอาดและคัดแยกสิ่งเจือปนออกจากตัวอย่าง แล้วแบ่งออกตัวอย่างสุ่มแยกออกเป็น 3 กอง

2.7.2.2 วัดความชื้นข้าวเปลือกด้วยเครื่อง Steinlite จำนวน 3 ครั้ง ต่อ 1 ตัวอย่าง บันทึกค่าความชื้นข้าวเปลือก

2.7.2.3 นำข้าวเปลือกที่วัดความชื้นแล้วไปซึ่งน้ำหนักข้าวเปลือกให้ได้จำนวน 200 กรัม นำมาสะเทาะข้าวเปลือกสะเทาะข้าวซ้ำ 2 ครั้ง จะได้ข้าวกล้องและเกลوب บันทึกค่าน้ำหนักข้าวกล้อง

2.7.2.4 นำข้าวกล้องมาขัดขาวโดยใช้เครื่องเครื่องขัดขาวเป็นเวลา 1 นาทีครึ่งนาที แรกใส่ศูนย์น้ำหนัก 1000 กรัม ครึ่งนาทีหลังเอาศูนย์น้ำหนักออกจะได้ข้าวสารและรำ บันทึกน้ำหนักข้าวสารไว้

2.7.2.5 นำข้าวสารทั้งหมดมาแยกต้นข้าวและข้าวหักออกจากกัน โดยใช้เครื่องแยกเมล็ดแล้วนำต้นข้าวมาคัดแยกข้าวหักด้วยมืออีกครั้งหนึ่งบันทึกน้ำหนักต้นข้าวไว้

การคำนวณหาปริมาณต้นข้าวหรือปอร์เซ็นต์ต้นข้าว (ต้นข้าวหมายถึง เมล็ดข้าวสารที่มีความยาวตั้งแต่แปดในสิบของข้าวเมล็ดสมบูรณ์) สามารถคำนวณได้ดังนี้

$$\text{ปอร์เซ็นต์ต้นข้าว} = \frac{\text{น้ำหนักต้นข้าว}}{\text{น้ำหนักข้าวเปลือก}} \times 100 \quad (2.5)$$

การหาปริมาณข้าวหักหรือปอร์เซ็นต์ข้าวหัก สามารถคำนวณได้ดังนี้

$$\text{ปอร์เซ็นต์ต้นข้าวหัก} = \frac{\text{น้ำหนักข้าวสาร} - \text{น้ำหนักต้นข้าว}}{\text{น้ำหนักข้าวเปลือก}} \times 100 \quad (2.6)$$

การหาปริมาณแกลบหรือปอร์เซ็นต์แกลบ สามารถคำนวณได้ดังนี้

$$\text{ปอร์เซ็นต์แกลบ} = \frac{\text{น้ำหนักข้าวเปลือก} - \text{น้ำหนักข้าวกล้อง}}{\text{น้ำหนักข้าวเปลือก}} \times 100 \quad (2.7)$$

การหาปริมาณรำหรือปอร์เซ็นต์รำ สามารถคำนวณได้ดังนี้

$$\text{ปอร์เซ็นต์รำ} = \frac{\text{น้ำหนักข้าวกล้อง} - \text{น้ำหนักข้าวสาร}}{\text{น้ำหนักข้าวเปลือก}} \times 100 \quad (2.8)$$

ตารางที่ 2.6 คุณภาพการสีข้าวเต้มเมล็ดและตันข้าว

คุณภาพการสี	ร้อยละ ข้าวเต้มเมล็ดและตันข้าว
ดีมาก	มากกว่า 50
ดี	40-50
พอใช้	30-39
ค่า	น้อยกว่า 30

2.8 งานวิจัยที่เกี่ยวข้อง

Soponronnarit and Prachayawarakorn (1994) ได้ศึกษาการอบแห้งข้าวเปลือกโดยใช้เทคนิคฟรูอิไดเรชัน โดยทำการศึกษาด้วยแปร ที่มีอิทธิพลต่อกุณภาพของข้าวเปลือกและการอบแห้ง และการใช้พลังงาน ซึ่งพบว่า อัตราการอบแห้งจะเพิ่มขึ้นเมื่ออัตราการไหลดำขาวของอากาศและอุณหภูมิของอากาศที่ใช้อ่อนแห้งเพิ่มขึ้น การใช้พลังงานลดลงเมื่อลดอัตราการไหลดำขาวของอากาศ หรือเพิ่มอัตราการหมุนเวียนของอากาศกลับมาใช้ใหม่ การอบแห้งข้าวเปลือกเพื่อให้ได้คุณภาพที่ดีไม่ควรใช้อุณหภูมิอบแห้งเกิน 115°C และความชื้นสุดท้ายหลังการอบแห้งไม่ต่ำกว่า 24-25 %d.b. ส่วนค่าใช้จ่ายในการอบแห้งเท่ากับ 2.0 baht/kg water evap.

Soponronnarit et al. (1995) ได้เสนอแนวทางที่เหมาะสม ในการอบแห้งเมล็ดข้าวเปลือก ในเบตร้อน โดยแบ่งการอบแห้งออกเป็น 2 ช่วง คือ ในช่วงแรกอบแห้งแบบเร็วโดยใช้เครื่องอบแบบใช้อากาศร้อน หรือตากบนลาน เพื่อลดความชื้นลงเหลือ 18 %w.d แล้วนำมารอบแห้งต่อในช่วงที่ 2 ในโรงเรือนเก็บข้าวเปลือก เพื่อลดความชื้นลง จนถึงระดับที่ป้องกันต่อการเก็บรักษา ประมาณ 13-14 %w.d สำหรับการอบแห้งในช่วงที่ 2 นั้นเป็นการอบแห้งในถังเก็บข้าวในการอบแห้งเนื่องจาก การอบแห้งแบบนี้ ไม่มีการเคลื่อนย้ายเมล็ดพืช ระหว่างการอบและการเก็บรักษา จึงต้องอบแห้งโดยทำให้เกิดความแตกต่างของความชื้นเมล็ดพืชในถังเก็บที่น้อยที่สุด อาหารอบแห้งที่มีอุณหภูมิค่า ใกล้เคียงกับอุณหภูมิอากาศแวดล้อม เพราะหากใช้อากาศร้อน จะทำให้เมล็ดพืชด้านล่างสุดแห้งเกินไป การอบแห้งที่ใช้อากาศ และอัตราการไหลดของอากาศค่า จะใช้เวลาในการอบแห้งค่อนข้างนาน เมื่อความชื้นเริ่มต้นสูง ต้องนั่งจึงมีโอกาสเป็นไฟ ที่ข้าวเปลือกอบแห้งด้วยวิธีนี้อาจเสียหายเนื่องจากเชื้อรา หรือข้าวเปลือกมีคุณภาพดีลง

Soponronnarit et al. (1996) ได้ศึกษาสภาวะในการอบแห้งข้าวเปลือก ด้วยเทคนิคฟรูอิไดซ์เบด โดยใช้แบบจำลองทางคณิตศาสตร์ควบคู่กับผลการทดลอง ซึ่งพิจารณาที่อัตราผลการผลิตสูง ความสูงเปลืองพลังงานต่ำ และข้าวที่ได้มีคุณภาพอยู่ในเกณฑ์ที่ดี จากผลการศึกษาพบว่า

การอบแห้งข้าวเปลือกที่อุณหภูมิ 115°C ความชื้นเริ่มต้นของข้าวเปลือก $30\%\text{d.b.}$ ความชื้นสุดท้าย $24\%\text{d.b.}$ มีอุณหภูมิของอากาศแวดล้อม 30°C มีความชื้นสัมพัทธ์ของอากาศแวดล้อม 70% ความสูงของเบค 0.1 m อัตราการไหลงจำเพาะของอากาศ $0.043\text{ kg/s-kg of paddy}$ สัดส่วนอากาศเวียนกลับเท่ากับ 80% มีอัตราส่วนระหว่างพลังงานที่ใช้ระเหยน้ำต่ออัตราการผลิตต่ำสุด โดยความสัมประสิทธิ์ $7.9\text{ MJ/kg water evap.}$ และมีค่าใช้จ่ายในการอบแห้ง $2.05\text{ baht/kg water evap.}$

Soponronnarit et al. (1995) ได้เสนอแนวทางที่เหมาะสม ในการอบแห้งเม็ดข้าวเปลือก ในเขตต้อน โดยแบ่งการอบแห้งออกเป็น 2 ช่วง คือ ในช่วงแรกอบแห้งแบบเร็วโดยใช้เครื่องอบแบบใช้อากาศร้อน หรือตากบนลาน เพื่อลดความชื้นลงเหลือ $18\%\text{w.d.}$ แล้วนำมารอบแห้งต่อในช่วงที่ 2 ในโรงเรือนเก็บข้าวเปลือก เพื่อลดความชื้นลง จนถึงระดับที่ปลอดภัยต่อการเก็บรักษา ประมาณ $13-14\%\text{w.d.}$ สำหรับการอบแห้งในช่วงที่ 2 นี้เป็นการอบแห้งในถังเก็บข้าวเปลือก เนื่องจากการอบแห้งแบบนี้ ไม่มีการเคลื่อนย้ายเม็ดพืช ระหว่างการอบและการเก็บรักษา จึงต้องอบแห้งโดยให้เกิดความแตกต่างความชื้น ของเม็ดพืชในถังเก็บน้อยที่สุด อาหารที่อบแห้งมีอุณหภูมิต่ำกว่าเดิม อยุ่นหภูมิของอากาศแวดล้อม เพราะหากใช้อากาศที่ร้อนสูง จะทำให้เม็ดพืชด้านล่างสุดแห้งเกินไป การอบแห้งที่ใช้อากาศและอัตราการไหลงของอากาศต่ำ จะใช้เวลาในการอบแห้งค่อนข้างนาน เมื่อมีความชื้นเริ่มต้นสูง ดังนั้นจึงมีโอกาสเป็นไปได้ ที่ข้าวเปลือกที่อบแห้งด้วยวิธีนี้ อาจจะเสียหายเนื่องจากเชื้อรา หรือข้าวเปลือกมีคุณภาพต่ำลง

Soponronnarit and Chinsakoltanakorn, (1986) ได้ศึกษาการอบแห้งข้าวเปลือก โดยการเปลี่ยนแปลงขั้นตอนในการอบลดความชื้นข้าวเปลือก ซึ่งขั้นตอนแรกใช้เครื่องอบลดความชื้น ข้าวเปลือกแบบไหลงคุกเคล้า โดยใช้อุณหภูมิเฉลี่ย $57.5, 55.4$ และ 55.7°C ตามลำดับ จากนั้นจะเป่าด้วยอากาศร้อนในกองเก็บข้าวเปลือกที่อุณหภูมิ 60.4°C จากการทดลองพบว่า ข้าวเปลือกที่ความชื้น $23.6\%\text{w.d.}$ เมื่อลดลงเหลือความชื้น $12.0\%\text{w.d.}$ มีค่าความสัมประสิทธิ์ $4.726\text{ MJ/kg water evap.}$ และมีต้นทุนการอบลดความชื้น $126.36\text{ baht/kg water evap.}$ สำหรับการอบแห้งช่วงที่ 2 การเป่าด้วยอากาศร้อนในห้องเก็บ จะมีค่าความสัมประสิทธิ์ $2.88\text{ MJ/kg water evap.}$ และมีต้นทุนการอบลดความชื้นเท่ากับ $77\text{ baht/kg water evap.}$

มนตรี หวังชี (2540) ได้ศึกษาการอบแห้งข้าวเปลือกด้วยเครื่องอบแห้งแบบฟลูอิโอดีซ์เบดขนาดกำลังการผลิต 10 Ton/hr พบว่า ท่อตารการป้อนข้าวเปลือกเท่ากับ 9.5 Ton/hr ความสูงเบด 15 เซนติเมตร อัตราการไหลงของอากาศอบแห้ง $5.57\text{ m}^3/\text{s}$ มีความเร็วของอากาศในห้องอบแห้ง 2.23 m/s อุณหภูมิอบแห้งอยู่ในช่วง $115-130^{\circ}\text{C}$ มีระยะเวลาที่ข้าวเปลือกอยู่ในห้องอบแห้ง 1.4 นาที และอัตราส่วนอากาศจะเวียนกลับเท่ากับ 69% จะสามารถลดความชื้นของข้าวเปลือกจาก $29\%\text{d.b.}$

ลงเหลือ 23 %d.b. โดยมีอัตราการใช้พลังงานไฟฟ้าในรูปพลังงานปัจุณภูมิ 302.56 MJ/hr อัตราการใช้พลังงานความร้อน จากเชื้อเพลิงน้ำมันเตา 1,175.67 MJ/hr รวมอัตราการใช้พลังงานปัจุณภูมิ 1,478.23 MJ/hr และค่าใช้จ่ายในการดำเนินการอบแห้ง เท่ากับ 0.54 baht/kg water evap.

รุพิทัศ ตันติเวสส (2543) ได้เพื่อศึกษาปัจจัยที่มีอิทธิพลต่ออัตราการอบแห้งเมล็ดข้าวโพดที่มีความชื้นสูงและที่ช่วงอุณหภูมิสูงด้วยเทคนิคฟลูอิไดเซชัน จากการศึกษาพบว่า ปัจจัยที่มีอิทธิพลต่ออัตราการอบแห้ง ได้แก่ อุณหภูมิอากาศเข้าห้องอบแห้ง และอัตราการไหลดำเพาะของอากาศ นอกจากนั้นยังได้ศึกษาถึงคุณภาพของเมล็ดข้าวโพด โดยใช้แนวทางการลดความชื้นเมล็ดข้าวโพดอย่างเป็นระบบ โดยเริ่มตั้งแต่การอบแห้งอย่างรวดเร็ว ด้วยเทคนิคฟลูอิไดเซชันในช่วงอุณหภูมิอากาศเข้าห้องอบแห้ง 150-170°C ตามด้วยการเก็บในที่อับอากาศ ที่อุณหภูมิของเมล็ดพีช หลังการอบแห้งเป็นระยะเวลา 40 นาที และการเป่าอากาศแฉล่อน เข้าในกองเมล็ดข้าวโพด ตามลำดับ คุณภาพของเมล็ดข้าวโพด พิจารณาจากปริมาณสารพิษแอกลาโทกซิน เปอร์เซ็นต์การปริแตก เปอร์เซ็นต์การร้าว และสีของเมล็ด จากการศึกษาพบว่า ปริมาณสารพิษแอกลาโทกซิน ไม่ลดลงในช่วงการทดลองดังกล่าว การปริแตกและการร้าวของเมล็ดขี้นอยู่กับความชื้นสูดท้ายของการอบแห้ง แต่ไม่ขึ้นอยู่กับอุณหภูมิอากาศเข้าห้องอบแห้ง และระยะเวลาในการอับอากาศ และสีของเมล็ดขี้นอยู่กับระยะเวลาในการอับอากาศ แต่ไม่ขึ้นอยู่กับความชื้นสูดท้ายของเมล็ดหลังการอบแห้ง และอุณหภูมิอากาศเข้าห้องอบแห้ง

กานา เจนวิตรสกุล (2543) ได้ศึกษาแนวทางที่เหมาะสมในการอบแห้งข้าวโพด โดยเทคนิคสเปาเด็คเบดสองมิติ โดยพิจารณาตัวแปรที่ส่งผลต่อกุณภาพของเมล็ดข้าวโพดหลังการอบแห้ง พัฒนาสมการทางคณิตศาสตร์สำหรับคำนวณการอบแห้งข้าวโพด และหาค่าสัมประสิทธิ์การถ่ายเทความร้อนระหว่างอากาศร้อนกับเมล็ดข้าวโพด โดยทำการทดลองอบแห้งเมล็ดข้าวโพดที่ความชื้นเริ่มต้นประมาณ 38 %d.b. อุณหภูมิอากาศที่ทางเข้าห้องอบแห้ง 130, 140 และ 150 °C ปริมาณข้าวโพด (hold-up) เท่ากับ 20, 25 และ 30 kg ผลการศึกษาพบว่า ตัวแปรหลักที่มีอิทธิพลต่ออัตราส่วนความชื้น คือ อุณหภูมิอากาศอบแห้ง และปริมาณข้าวโพดในห้องอบแห้ง สมการของ Lewis มีความเหมาะสม และสะดวกในการคำนวณการอบแห้ง ตัวแปรที่มีอิทธิพลต่อกุณภาพเมล็ดข้าวโพดหลังการอบแห้งในด้านการร้าว การแตก และสีของเมล็ด คือ ความชื้นสูดท้ายของเมล็ดข้าวโพดซึ่งไม่รวมมีค่าต่ำกว่า 22.23 %d.b. เพราะจะทำให้เกิดการร้าวและแตกหักเพิ่มขึ้น จากผลการพัฒนาสมการคำนวณสัมประสิทธิ์การถ่ายเทความร้อน ระหว่างอากาศร้อนกับเมล็ดข้าวโพดในช่องสเปาค์ $h_{(s)}$ และประสิทธิ์ผลรวมทั้งห้องอบแห้งนั้น $h_{(eff)}$ พบว่า เป็นฟังก์ชันกับความสูงเบค Reynolds number และ Prandtl number โดย $h_{(s)}$ และ $h_{(eff)}$ มีค่าอยู่ระหว่าง 83-137 W/m² °C และ 12-33 W/m² °C ตามลำดับ

กรกษ ภูพนุลย์ (2545) ได้ทำการศึกษาการอบแห้งข้าวเปลือก โดยใช้เครื่องอบแห้งพัลส์ฟลูอิడซ์เบด โดยได้ประเมินสมรรถนะและวิเคราะห์การใช้พลังงาน ค่าใช้จ่ายในการอบแห้ง และทดสอบคุณภาพข้าว รวมทั้งเปรียบเทียบผลการทดลองที่ได้จากการอบแห้งข้าวเปลือกด้วยเครื่องอบแห้งพัลส์ฟลูอิడซ์เบดกับการอบแห้งข้าวเปลือกด้วยเครื่องอบแห้งฟลูอิడซ์เบด โดยมีเงื่อนไข การทดลองคืออุณหภูมิอบแห้ง $144-154^{\circ}\text{C}$ ความสูงเบค $11.6-12.3\text{ cm}$. และความเร็วของอากาศเข้าห้องอบแห้ง $1.6-1.8\text{ m/s}$ ผลการศึกษาพบว่า เครื่องอบแห้งพัลส์ฟลูอิడซ์เบดสามารถอบแห้งข้าวเปลือกจากความชื้นเริ่มต้น ประมาณ $29\%\text{d.b.}$ เหลือ ประมาณ $24\%\text{d.b.}$ โดยคุณภาพข้าวเปลือกไม่เปลี่ยนมากนัก มีค่าใช้จ่ายในการอบแห้งข้าวเปลือกเฉลี่ย $0.53\text{ baht/kg water evap.}$ ใช้พลังงานความร้อนจำเพาะเฉลี่ย $6.23-9.37\text{ MJ/kg water evap.}$ และใช้พลังงานไฟฟ้าจำเพาะเฉลี่ย $0.18-0.\text{ MJ/kg water evap.}$ การอบแห้งข้าวเปลือกด้วยเครื่องอบแห้งพัลส์ฟลูอิಡซ์เบดจะมีปริมาณการใช้พลังงานความร้อนจำเพาะเฉลี่ยใกล้เคียงกับการอบแห้งข้าวเปลือกด้วยเครื่องอบแห้งฟลูอิಡซ์เบด แต่ใช้พลังงานไฟฟ้าจำเพาะเฉลี่ยน้อยกว่าเครื่องอบแห้งฟลูอิಡซ์เบด

อิศราศ ธุชกัลยา (2543) ทำการออกแบบ สร้าง และทดสอบเครื่องอบแห้งข้าวเปลือกโดยเทคนิคฟลูอิಡซ์เบดด้วยไอน้ำร้อนယดยิ่ง โดยพิจารณาถึงอิทธิพลของตัวแปรต่างๆ ที่มีผลต่อการอบแห้งและคุณภาพข้าวเปลือก โดยทำการอบที่ความชื้นเริ่มต้น $25-43\%\text{d.b.}$ จนได้ความชื้นสุดท้ายเท่ากับ $16-28\%\text{d.b.}$ ความสูงเบคข้าวเปลือก $10-15\text{ cm}$ อุณหภูมิไอน้ำร้อนယดยิ่ง $150-170^{\circ}\text{C}$ ความดันไอน้ำในระบบอบแห้ง 106.1 kPa ผลการศึกษาพบว่า ความเร็วต่ำสุดของไอน้ำร้อนယดยิ่งที่ทำให้ข้าวเปลือกเกิดฟลูอิಡซ์เบด มีค่าประมาณ 2.6 m/s อุณหภูมิไอน้ำร้อนယดยิ่งมีอิทธิพลต่ออัตราการอบแห้งมากกว่าความสูงเบคข้าวเปลือก ในการอบแห้งด้วยไอน้ำร้อนယดยิ่ง สามารถลดความชื้นได้ต่ำสุด $18\%\text{ d.b.}$ โดยที่เปอร์เซ็นต์ตันข้าวไม่เปลี่ยนแปลง สำคัญความชื้นต่ำกว่านี้เปอร์เซ็นต์ตันข้าวจะลดลงอย่างรวดเร็ว กรณีเปรียบเทียบกับผลการอบแห้งด้วยลมร้อน โดยใช้เทคนิคเดียวกันของวิจัยที่ผ่านมา พบว่า ข้าวที่ผ่านการอบแห้งด้วยไอน้ำร้อนယดยิ่งมีเปอร์เซ็นต์ตันข้าวสูงกว่าการอบแห้งด้วยอากาศร้อนประมาณ 30% และข้าวที่อบแห้งด้วยไอน้ำร้อนယดยิ่ง มีสีคล้ำกว่าข้าวที่อบแห้งด้วยอากาศร้อน แต่สีอ่อนกว่าข้าวนึ่งที่ได้จากโรงสีข้าวนึ่ง

สุพิชชาสาย มีสุขเจ้าสำราญ (2551) ได้ศึกษาการอบแห้งข้าวเปลือกด้วยเครื่องอบแห้งแบบหล่ออิสระ โดยศึกษาผลของระยะเวลา พัก อุณหภูมิ และความเร็วอากาศอบแห้งที่มีต่ออัตราอบแห้ง อัตราลีนเปลือกของพัลส์งานจำเพาะ และคุณภาพผลิตผลหลังการอบแห้ง โดยอบแห้งข้าวเปลือกด้วยอุณหภูมิเท่ากับ $40\text{ }60\text{ }100\text{ }130$ และ 150°C ความเร็วอากาศอบแห้ง 1.2 และ 3 m/s สำหรับระยะเวลาพักข้าวเปลือกเท่ากับ 1.2 และ 4 นาที ผลการศึกษาพบว่า เมื่ออุณหภูมิและความเร็วอากาศอบแห้งสูงทำให้สามารถอบแห้งข้าวเปลือกได้อย่างรวดเร็ว และส่งผลให้ลดการใช้พลังงานรวมจำเพาะลดลง

โดยความเร็วอากาศอย่างแห้งจะให้ผลมากที่อุณหภูมิสูง ในส่วนของระยะเวลาการพัก พนับว่าการพักที่นานกว่าจะให้อัตราอบแห้งที่สูงกว่า semen ข้าวเปลือกที่อบแห้งด้วยระยะเวลาพักมากกว่า หรือเท่ากับ 1 นาที จะมีปริมาณดันข้าวและความขาวของข้าวสาร ใกล้เคียงกับตัวอย่างอ้างอิง และแตกต่างอย่างชัดเจนเมื่อเทียบกับข้าวเปลือกที่อบแห้งอย่างต่อเนื่อง เนื่องจากการพักช่วยคลายความเด่นที่กระทำกับเมล็ด จึงไม่เกิดการแตกหักขณะทำการขัดสี และยังพบว่าเงื่อนไขการทำงานที่ดีที่สุดของเครื่องอบแห้งแบบหล่ออิสระ คือ ที่อุณหภูมิ 130°C ความเร็วอากาศ 3 m/s และระยะเวลาพัก 4 นาที

ธัญญาพร ปัสดาชาติ (2553) ศึกษาผลกระทบของอุณหภูมิที่ใช้ในการอบแห้ง และอัตราส่วนภาระ (อัตราการป้อนวัสดุต่ออัตราการไหลดของอากาศร้อน) ที่มีต่อสมรรถนะของเครื่องอบแห้งแบบกระแสชน โดยการทดลองจะลดความชื้นข้าวเปลือกที่มีความชื้นเริ่มต้นประมาณ $20\text{-}30 \% \text{ d.b.}$ เนื่องจากการอบแห้งจะใช้อุณหภูมิของอากาศร้อน ระหว่าง $70\text{-}110^{\circ}\text{C}$ ความเร็วลมของอากาศคงที่ 25 m/s อัตราส่วนภาระระหว่าง $0.1\text{-}0.6$ จากการศึกษาพบว่า เครื่องอบแห้งนี้สามารถลดความชื้นของวัสดุลดลงได้สูงสุดประมาณ $6 \% \text{ d.b.}$ และมีอัตราการระเหยของน้ำเชิงปริมาตรสูงสุดที่ $963.7 \text{ kg water evap./ m}^3\text{-hr}$ สัมประสิทธิ์การถ่ายเทความร้อนเชิงปริมาตรเท่ากับ $1,832.5 \text{ W/m}^3\text{-K}$ ที่อุณหภูมิของอากาศขาเข้า 110°C และอัตราส่วนภาระเท่ากับ 0.56 ค่าเวลาเฉลี่ยที่วัสดุอยู่ในระบบมีค่าประมาณ 1 วินาที ซึ่งค่าความชื้นเปลืองพลังงานจำเพาะของพัฒนาความดันสูงมีค่าสูงกว่าค่าความชื้นเปลืองพลังงานจำเพาะของเครื่องกำเนิดความร้อนเฉพาะที่อุณหภูมิ 70 และ 90°C และยังพบว่าค่าความชื้นสุดท้ายจากการทดลองและการทำงานด้วยการวิเคราะห์ความสัมพันธ์ของตัวแปร ได้มีติดมีความแตกต่างกันไม่เกิน 1.53% เมื่อเปรียบเทียบคุณภาพของข้าว กับข้าวเปลือกที่ลดความชื้นด้วยการตากลมที่อุณหภูมิห้อง พนับว่ามีปริมาณข้าวเต็มเมล็ดและต้นข้าวมีความแตกต่างกันไม่เกิน 17% ความขาวของข้าวสารมีค่าแตกต่างกันไม่เกิน 9%

จากการวิจัยที่ผ่านมา พนับว่าส่วนใหญ่ได้ศึกษาการอบลดความชื้นข้าวเปลือกโดยใช้เครื่องอบแบบฟลูอิడซ์เบด และแบบสเปาเต็ดเบด ซึ่งใช้อุณหภูมิในการอบแห้งค่อนข้างสูง (มากกว่า 100°C) โดยมีปัจจัยที่มีผลต่อสมรรถนะเครื่องอบลดความชื้น คือ อุณหภูมิ อัตราการไหลดอากาศ และสัดส่วนการนำอากาศกลับมาใช้ใหม่ อย่างไรก็ตามจากข้อมูลงานวิจัยที่ผ่านมา พนับว่าขั้นตอนน้ำที่เก็บข้อมูลที่เก็บข้อมูลเครื่องอบลดความชื้นข้าวเปลือกแบบไหลดคุกเคลือบ ซึ่งมีการใช้งานเป็นจำนวนมากในเขตภาคตะวันออกเฉียงเหนือ ดังนั้นงานวิจัยนี้จึงต้องการประเมินสมรรถนะเครื่องอบลดข้าวเปลือกและหาแนวทางการเพิ่มสมรรถนะเครื่องอบลดข้าวเปลือก เพื่อลดต้นทุนการอบข้าวเปลือกและคุณภาพของข้าวสาร