



สำนักวิจัยและส่งเสริมวิชาการการเกษตร
สถาบันเทคโนโลยีการเกษตรแม่โจ้ เชียงใหม่

รายงานการวิจัย

เรื่อง

การแปรรูปลิ้นจี่อบแห้ง ระดับหมู่บ้านเกษตรกร

DEVELOPMENT OF A SMALL SCALE PROCESSING
SYSTEM FOR LYCHEE BY DRYING

โดย

สิงหนาท พวงจันทน์แดง

2533



กิตติกรรมประกาศ

งานวิจัยครั้งนี้ ได้รับทุนอุดหนุนการวิจัยประจำปี 2533 จากสำนักวิจัยและส่งเสริมวิชาการการเกษตร สถาบันเทคโนโลยีการเกษตรแม่โจ้ ผู้วิจัยขอขอบพระคุณอย่างสูงต่อคณะกรรมการวิจัยทุกท่าน ที่ได้พิจารณาให้ทุนวิจัยและสนับสนุนโครงการนี้ตลอดมา

ขอขอบพระคุณอาจารย์สินธนา สุคันธา หัวหน้าภาคอุตสาหกรรมการเกษตรและ ผศ. วิชัย ตันวัฒนาภกล คณะบดีคณะธุรกิจการเกษตร ที่ได้ให้ความสะดวกในการใช้สถานที่และสนับสนุนการวิจัยครั้งนี้เป็นอย่างดี ขอขอบคุณอาจารย์สมจิตต์ กิจรุ่งเรือง , คุณสนิท สิทธิ และเจ้าหน้าที่กองแผนงาน ที่ช่วยเหลือวิเคราะห์ข้อมูลทางด้านสถิติ

นอกจากนี้ผู้วิจัยขอขอบคุณ อาจารย์นพดล จรัสสัมฤทธิ์ ที่ได้ช่วยจัดหาสิ่งจำเป็นที่ยังขาดใช้ในการวิจัย ขอขอบคุณ คุณอรพรรณ เตชะพันธ์ ที่ได้ช่วยวิเคราะห์คุณภาพของสิ่งเจือปนและสิ่งเจือปนแห้ง ขอขอบคุณคุณวัลยา โมลาสุษ และคุณประพัฒน์ กุนากา ที่ได้ช่วยจัดหาอุปกรณ์ต่าง ๆ ให้กับการวิจัย

หนังสือรายงานฉบับนี้ได้จัดทำเป็นรูปเล่มสมบูรณ์ด้วยความช่วยเหลือของเจ้าหน้าที่ฝ่ายวิจัย สำนักวิจัยและส่งเสริมวิชาการการเกษตร สถาบันเทคโนโลยีการเกษตรแม่โจ้ ผู้วิจัยขอขอบพระคุณไว้ ณ ที่นี้ด้วย



การแปรรูปล้ันจ้อบแห้ง ระดับหมู่บ้านเกษตรกร Development of a Small Scale Processing System for lychee by Drying.

สิงหนาท พวงจันท์แดง

ภาควิชาอุตสาหกรรมการเกษตร

คณะธุรกิจการเกษตร

สถาบันเทคโนโลยีการเกษตรแม่โจ้ เชียงใหม่ 50290

บทคัดย่อ

การศึกษาขบวนการแปรรูปผลผลิตทางการเกษตร ได้แก่ ล้ันจ้ ได้คำนึงถึงการ
ขนถ่ายผลผลิตตลอดจนการเก็บรักษา เพื่อสามารถรักษาคุณภาพของผลผลิต ไว้ได้มากที่สุดโดย
การอบแห้ง อันประกอบด้วยการออกแบบถังอบ การทดสอบประสิทธิภาพของถังอบ การทดสอบ
การอบแห้ง เพื่อหาสภาวะที่เหมาะสมที่จะสามารถเก็บรักษาล้ันจ้อบแห้ง ให้มีคุณภาพดี การ
เปรียบเทียบการใช้เชื้อเพลิงพม่าถังอบมีอัตราการใช้เชื้อเพลิงต่ำกว่าการอบด้วยตู้อบไฟฟ้า

ล้ันจ้จะถูกนำมาผ่านขบวนการก่อนการแปรรูป โดยการลวกด้วยวิธีการต่าง ๆ ก่อน
การอบแห้ง การทดสอบการอบแห้ง แบบชั้นบางที่อุณหภูมิ 60, 70 และ 80 องศาเซลเซียส
ข้อมูลการอบแห้งสามารถอธิบายด้วยสมการเอกซ์โปเนนเชียล ซึ่งได้ค่าคงที่เพียงค่าเดียว การ
ตรวจสอบทางเคมี , ทางกายภาพ และการประเมินผลทางประสาทสัมผัส พบว่า ล้ันจ้อบแห้ง
ที่ผ่านการลวกในน้ำเดือดที่มีสารเคมีและผ่านการรมควันกำมะถันที่อุณหภูมิ 60 องศาเซลเซียส
ได้รับการยอมรับสูงสุด



Abstract

A village level processing system to help solving the problems of keeping excess fruits such as lychee in the growing district of the Northern Thailand is discussed in this study. The system include the design , construction and testing of bin drying machine. Drying was proposed a method to store the excess production under village level the drying characteristics of fresh lychees was tested under differrent pretreatments and drying temperature. The energy consumption of bin drying machine was less economical than electrical tray drying machine.

Lychees were pretreated by different blanching methods prior to drying in a single layer under three temperatures of 60 c , 70 c and 80 c. The drying data was fitted to an exponential drying model which gave one empirical drying parameters mameyly the empirical drying constant. Quality evaluation such as chemical ,phydical propreties and sensory evaluation showed best quality for lychees pretreated by blanching with chemical and sulphuring and dried at 60 c.

คำนำ

1.1 ความสำคัญและที่มาของปัญหาที่ทำการวิจัย

ปัจจุบันประเทศไทยสามารถปลูกลิ้นจี่ได้หลายภูมิภาค และได้รับการส่งเสริมให้ทำการปลูกโดยเฉพาะในเขตภาคเหนือตอนบน ซึ่งมีอากาศหนาวเย็น ได้แก่จังหวัดเชียงราย และเชียงใหม่ ยังสามารถส่งเสริมให้มีการปลูกบนภูเขา ซึ่งเป็นที่อยู่ของชาวไทยภูเขา เพื่อเป็นการทดแทนการทำไร่เลื่อนลอย

ผลผลิตที่ได้ส่วนใหญ่ส่งขายตลาดในรูปลิ้นจี่สด ซึ่งมีปัญหาขึ้นภายหลังการเก็บเกี่ยว ในเรื่องของการขนส่ง ลิ้นจี่ที่มากจนล้นตลาด และลิ้นจี่ผลร่วงจากก้าน ทำให้ราคาลิ้นจี่ตกต่ำและเน่าเสีย นอกจากนี้ ลิ้นจี่จะออกผลตามฤดูกาลเพียงระยะสั้น ราวเดือนมีนาคม-พฤษภาคม ถ้ามีการศึกษาการแปรรูปโดยการอบแห้ง จะสามารถรักษาลิ้นจี่เหล่านั้นไว้ได้ และสามารถเก็บไว้บริโภคนอกฤดูกาล หรือส่งเป็นสินค้าขายออกของประเทศ จะเป็นการเพิ่มมูล



ค่าของผลผลิตและเพิ่มรายได้ อีกทางหนึ่งด้วย

ปัจจุบันนอกจากเกษตรกรจะประสบปัญหาการนำเทคโนโลยีด้านการอบแห้งมาใช้แล้วยังขาดเทคโนโลยีด้านการสร้างตู้อบ โดยใช้เชื้อเพลิงที่มีราคาถูก สามารถประยุกต์ใช้ได้กับเกษตรกรระดับครอบครัวได้ ดังนั้น ในการวิจัยครั้งนี้ จึงทำขึ้นเพื่อศึกษาการออกแบบตู้อบแห้งที่เหมาะสมในการถนอมลิ้นจี่ โดยการอบแห้ง ซึ่งจะ เป็นประโยชน์ต่อเกษตรกรที่จะได้ทำการพัฒนาลิ้นจี่อบแห้งในอนาคตต่อไป

1.2 วัตถุประสงค์ของโครงการ

1. เพื่อออกแบบตู้อบ โดยใช้แก๊สหุงต้มเป็นเชื้อเพลิง โดยพัฒนาให้สามารถอบแห้งแบบชิ้นบางและอบแห้งในปริมาณมากได้
2. เพื่อทดสอบอัตราการใช้เชื้อเพลิงระหว่างตู้อบ และตู้อบไฟฟ้า
3. เพื่อศึกษาผลของขบวนการก่อนการอบแห้ง และอุณหภูมิต่อคุณภาพของลิ้นจี่อบแห้ง
4. เพื่อศึกษาการประเมินผลทางประสาทสัมผัส ในด้านสี , กลิ่น , รสชาติ , เนื้อสัมผัส และความชอบรวม
5. เพื่อศึกษาอายุการเก็บรักษาของลิ้นจี่อบแห้ง

1.3 ประโยชน์ที่คาดว่าจะได้รับ

1. เพื่อลดปัญหาการเน่าเสียของลิ้นจี่ในฤดูกาลที่มีผลผลิตมาก
2. เพื่อเพิ่มมูลค่าให้กับลิ้นจี่ โดยการแปรรูปเป็นลิ้นจี่อบแห้ง เพื่อจำหน่ายนอกฤดูกาล และส่งเสริมให้เป็นสินค้าส่งออก เป็นการเพิ่มรายได้ให้กับเกษตรกร
3. สามารถนำตู้อบที่ออกแบบไว้ไปใช้ในการอบแห้ง ผลผลิตอื่นที่มีปัญหาการเน่าเสีย เช่นเดียวกันนี้ เช่น ลำไย , พริกฯ

การตรวจเอกสาร

1. ประวัติความเป็นมาของลิ้นจี่

ลิ้นจี่มีชื่อทางวิทยาศาสตร์คือ *Litchi chinensis* Sonn. สกุล Nephelium วงศ์ Sapindaceae ลิ้นจี่มีชื่อสามัญเรียกกันได้หลายอย่างได้แก่ Litchi , Laichi , Leechee และ Lychee ลิ้นจี่เป็นไม้ผลที่มีแหล่งปลูกดั้งเดิมอยู่ทางตอนใต้ของประเทศจีน แถบมณฑลกวางเจา เสฉวน และยูนาน ซึ่งชาวจีนแถบนั้นรู้จักการปลูกลิ้นจี่กันมาไม่ต่ำกว่า 2,000 ปี มาแล้ว แต่การแพร่กระจายออกไปจากถิ่นเดิมมีน้อยมาก และค่อนข้างช้ากว่าไม้ผลชนิดอื่น ๆ ซึ่งยังคงแพร่หลายกันแต่ในประเทศจีนเท่านั้น



ในอินเดีย มีการปลูกลิ้นจี่กันมานานแล้ว เช่นกัน แต่ความนิยมไม่แพร่หลายมาก เหมือนในประเทศไทย

ในประเทศไทยลิ้นจี่เป็นผลไม้ที่ประชาชนกำลังให้ความนิยมสูงขึ้น ซึ่งลิ้นจี่ที่ปลูกกัน อย่างแพร่หลายในภาคเหนือของประเทศไทยส่วนมากเป็นพันธุ์ที่มาจากประเทศจีน เช่น พันธุ์ฮึงฮวย, พันธุ์แก้มแดง, พันธุ์โอเอียะ, พันธุ์จุดปี และพันธุ์หน่อมมีจื่อ มีรายงานที่บ้านทุ่งโฮ้เตล อำเภอเมือง จังหวัดเชียงใหม่ มีลิ้นจี่พันธุ์ฮึงฮวยที่มีเส้นผ่าศูนย์กลางลำต้น 80 เซนติเมตร ซึ่งมีอายุไม่ต่ำกว่า 60 ปี และที่อำเภอสันทราย จังหวัดเชียงใหม่ มีลิ้นจี่พันธุ์ฮึงฮวย ซึ่งมีอายุประมาณ 30 ปี

จากการสำรวจต้นลิ้นจี่ต่าง ๆ ในแถบภาคเหนือ พอจะประมาณได้ว่า มีพันธุ์ลิ้นจี่ เข้ามาปลูกในภาคเหนือเมื่อประมาณปี พ.ศ. 2444 สำหรับหน่วยราชการนายเรือ บุรณฤกษ์ หัวหน้ากองการค้นคว้าและทดลอง กรมกสิกรรมได้นำลิ้นจี่พันธุ์ต่าง ๆ จากภาคกลางของประเทศไทยและจากต่างประเทศ เช่น ฮาวาย และไต้หวัน มาปลูกที่สถานีกสิกรรมแม่ใจ และสถานีกสิกรรมฝาง เมื่อปี พ.ศ. 2500 พันธุ์ลิ้นจี่ที่นำมาปลูกในครั้งนี้ ได้แก่ บรูวิสเตอร์, มอริซัส, หน่อมมีจื่อ ฯลฯ

ปัจจุบันเกษตรกรภาคเหนือนิยมปลูกลิ้นจี่พันธุ์ฮึงฮวยกันมากที่สุด รองลงมาได้แก่ พันธุ์โอเอียะ, พันธุ์จักรพรรดิ และกวางเจา ตามลำดับ (ศรีมูล, 2528)

2. ลักษณะทางพฤกษศาสตร์ของลิ้นจี่

ลำต้น

ต้นลิ้นจี่มีความสูงประมาณ 35-40 ฟุต เป็นไม้ผลขนาดใหญ่ มีกิ่งก้านสาขาแผ่ไปไกล ลำต้นแข็งแรง เปลือกลำต้นมีสีน้ำตาลเทาเรียบไม่ขรุขระ ทรงพุ่มแน่นสวย การเจริญเติบโตสม่ำเสมอดี ไม่ผลัดใบ

ใบ

ใบเป็นใบประกอบ มีตั้งแต่ 2-4 คู่ ปลายใบย่อยและใบค่อนข้างแหลม ใบสีเขียวเข้มเป็นมัน ท้องใบเข้มอมเทา

ผล

เนื้อของผลจะมีสีขาว รูปไข่ สีน้ำตาลเป็นมัน บางครั้งมีเมล็ด ลิ้นจี่ 1 ผล มีเมล็ดอยู่หนึ่งเมล็ดเท่านั้น

ดอก

ดอกลิ้นจี่ที่เกิดปลายยอดหรือปลายกิ่ง เป็นดอกช่อ มีสีเหลืองอมเขียวอ่อน ช่อแต่ละช่อติดผล 3-20 ผล (กรมส่งเสริมการเกษตร, 2519)



3. พันธุ์ลิ้นจี่

พันธุ์ย้งฮวย เป็นพันธุ์ที่ปลูกมากที่สุด ติดผลเกือบทุกปี ลิ้นจี่พันธุ์นี้จะแบ่งตามลักษณะของผลที่แตกต่างกันแล้วจะมีสองสายพันธุ์คือ ย้งฮวยที่ปลูกกันมากด้วยเมล็ด อีกสายหนึ่งคือ ย้งฮวยที่มาจากกิ่งตอนแผ่นดินใหญ่ ลิ้นจี่พันธุ์นี้จะติดผลในราวกลางเดือนพฤษภาคม

ต้นจะเป็นพุ่มกว้างใหญ่ กิ่งห่าง เปราะง่าย เปลือกบาง ผิวเปลือกของต้นหม่น ตกกระสีขาว รูปทรงของผลกลมรีรูปไข่ ใหญ่กว้าง ผลโตปานกลาง ใน 1 กิโลกรัมจะมีผลประมาณ 30-40 ผล หนามของผลห่าง ถ้าแก่จัดหนามจะเป็นตมสั้น ๆ กว่าตอนยังไม่แก่ เปลือกสีเหลืองแกมชมพู หรือแดงระเรื่อ เปลือกบางข้าง่าย เนื้อหนา ปานกลาง สีของเนื้อสีขาวขุ่น เนื้อตรงส่วนที่สัมผัสกับเมล็ด(เนื้อชั้นในสุด) ตรงรอยประสานระหว่างเนื้อกับเมล็ด เยื่อหุ้มมีสีน้ำตาลเป็นเส้น มีกลิ่นหอม ถ้าไม่แก่จัดจะอมฝาดเล็กน้อย เมล็ดในใหญ่ยาว สีน้ำตาล หัวจุกโตปานกลาง

พันธุ์กว้างเจาหรือพันธุ์ยักษ์ รูปของผลกลมใหญ่สูง หนามไม่แหลม เวลาแก่จัดหนามจะหายไป สีของเปลือกแดงจัด จุดเด่นของพันธุ์นี้คือ เมล็ดในมักจะลีบ เนื้อมาก ใน 1 ก.ก. จะมีผลประมาณ 25-30 ผล เนื้อหนา รสหวานนุ่ม วัตถุประสงค์ขยายของแข็งเฉลี่ยได้ 15.4 องศาปริกซ์

พันธุ์โอเอียะ สีของเปลือกแดง หนามลู่รูปหัวใจ ผลโตปานกลาง เนื้อนุ่มมีน้ำมาก กลิ่นหอมชวนรับประทาน ใน 1 ก.ก. จะมี 40-50 ผล มีเนื้อมากแต่ละเอียด มีสัดส่วนระหว่างเมล็ดกับเนื้อเป็น 1 ต่อ 2.5 หรือเนื้อมากเป็นสองเท่าครึ่งของเมล็ด วัตถุประสงค์ขยายของแข็งโดยเฉลี่ยได้ 18.5 องศาปริกซ์

พันธุ์กิมเจง เปลือกมีสีแดง หนามลู่รูปหัวใจ ใน 1 ก.ก. มีผลประมาณ 40-50 ผล ผลเล็กเมล็ดลีบ เนื้อนุ่มไม่ละเอียด วัตถุประสงค์ขยายของแข็งโดยเฉลี่ยได้ 18 องศาปริกซ์

พันธุ์สีรามัญ ผลแก่ประมาณกลางเดือนมีนาคมถึงเดือนเมษายน รูปทรงกลมผลเล็กมาก เส้นผ่าศูนย์กลางผลประมาณ 2.5 เซนติเมตร ใน 1 ก.ก. จะมีประมาณ 130-150 ผล เมล็ดในใหญ่สีน้ำตาลอ่อน หัวจุกในเนื้อบางและแฉะ วัตถุประสงค์ขยายของแข็งโดยเฉลี่ยได้ 13.5 องศาปริกซ์

พันธุ์ลูกกลาย ผลกลมรีรูปไข่ ขนาดของผลปานกลาง น้ำหนัก 1 ก.ก. จะมีจำนวน 40-50 ผล หนามของผลสีแดง วัตถุประสงค์ขยายของแข็งโดยเฉลี่ยจาก 3 ตัวอย่างได้ 18.5 องศาปริกซ์



พันธุ์ย่องกง รูปทรงของผลกลมรี รูปไข่ ขนาดของผลปานกลาง ใน 1 ก.ก. นับผลได้ 50-60 ผล หนามผลแหลม สีน้ำตาลเข้ม หัวจุกใหญ่ เนื้อหนาไม่ละเอียด รสชาติขณะผลสุกจะฝาดเมื่อแก่จัดรสฝาดจะหายไป ผลสีแดง วัดสารละลายของแข็งโดยเฉลี่ยจาก 3 ตัวอย่างได้ 17.7 องศาบริกซ์

พันธุ์เขียวหวาน รูปทรงผลกลม ยาวรีรูปไข่ ขนาดของผลเวลาแก่จัดใหญ่เปลือกบาง ใน 1 ก.ก. จะมีผลประมาณ 40-50 ผล หนามผลห่างสีแดง เมล็ดในยาวรีพื้นผิวของเปลือกสีเหลือง วัดสารละลายของแข็งโดยเฉลี่ยจาก 10 ตัวอย่างได้ 17.8 องศาบริกซ์

พันธุ์บริวสเตอร์ รูปทรงผลรูปไข่ กลมรี ขนาดของผลน้ำหนัก 1 ก.ก. มีผล 40-50 ผล ผลมีสีแดงจัด เมล็ดในใหญ่สีน้ำตาล วัดสารละลายของแข็งโดยเฉลี่ยจาก 10 ตัวอย่าง มีค่าเฉลี่ย 18.8 องศาบริกซ์

พันธุ์ค่อม-หอมลำเจียก-ค่อมพันธุ์พิเศษ ผลมีขนาดใหญ่ เนื้อหนา รสหวานหอม ใน 100 ผล หนักประมาณ 2 ก.ก.

พันธุ์กระโถนทองพระโรง ผลใหญ่มาก มีลักษณะเป็นรูปหัวใจ เปลือกผิวมีสีน้ำตาลมาก หนามห่าง เนื้อหนาแห้ง รสหวานอมเปรี้ยว ฝาดเล็กน้อย เป็นพันธุ์ใบใหญ่ ตกผลภายใน 4-5 ปี ใน 100 ผล หนักประมาณ 2.5 ก.ก.

พันธุ์ไทยใหญ่ ผลขนาดกลางช้อยาว เนื้อหนา รสหวาน เปลือกมีสีหมากแห้ง หนามยาว เป็นพันธุ์ใบขนาดกลาง ใน 100 ผล หนักประมาณ 1.5 ก.ก.

พันธุ์ไทยธรรมดา ผลมีขนาดกลาง เนื้อหนาแห้งกรอบ รสหวานอมฝาด เป็นพันธุ์ใบเล็ก ใน 100 ผล หนักประมาณ 1.5 ก.ก.

พันธุ์ช่อระกำ ผลขนาดกลาง เป็นพวงคล้ายระกำหรือองุ่น เนื้อหนา รสหวานปานกลาง เมล็ดมีขนาดใหญ่ รูปหัวใจ ผิวสีแดงแกมเขียว เป็นพันธุ์ใบขนาดกลาง ใน 100 ผล หนักประมาณ 1.5 ก.ก.

พันธุ์จักรพรรดิ (ย่องเต้) ลักษณะต้นเป็นพุ่มกว้างใบเล็กยาวกว่าพันธุ์โอเอียะ สีเขียวเข้มจัด กิ่งถี่ ผลโตที่สุดหนึ่งกิโลกรัมมี 20-30 ผล (ผลเท่ามะนาว) ผลแก่ปลายเดือนมิถุนายนถึงเดือนกรกฎาคม (ศรีมูล, 2527)

4. ส่วนประกอบของลิ้นจี่ (Composition of Lychee)

ความชื้น (Moisture)

โดยทั่วไปลิ้นจี่มีความชื้นประมาณ 77-83 % Wenkam และ Miller (1965) รายงานว่า ลิ้นจี่มีความชื้น 81.0 % และ 77.6 % ตามลำดับ Brewster และ K wai



Mi Leung (1961) รายงานว่าลิ้นจี่ มีความชื้น 83.1 % อย่างไรก็ตาม Mathew และ Pushpa (1964) พบว่าลิ้นจี่พันธุ์ Indian 6 สายพันธุ์มีความชื้นสูงถึง 83-87 %

โปรตีน (Protein)

ลิ้นจี่เป็นผลไม้มักไม่ใช้แหล่งของโปรตีน จากการวิเคราะห์โปรตีนในลิ้นจี่โดยทั่วไป มีโปรตีนเพียง 0.8-0.9 % (Wenkam และ Miller , 1965 ; Watt และ Merrill , 1963 , Leung , 1961) จากรายงานปริมาณโปรตีนของลิ้นจี่ The National Science development Board ในฟิลิปปินส์ (1964) มีค่าสูงที่สุดถึง 1.5 %

ไขมัน (Fat)

พบว่าลิ้นจี่มีปริมาณไขมันต่ำมาก รายงานทั้งหมดพบว่ามีปริมาณน้อยกว่า 1 % (Watt และ Merrill , 1963 ; Wenkam และ Miller , 1965 ; Leung , 1961 ; Natl. Sci.Dev.Brd , 1964)

น้ำตาลและอินเวอร์เทส (Sugar and Invertase)

ปริมาณน้ำตาลจะแตกต่างกันขึ้นกับสายพันธุ์ลิ้นจี่ Miller etal.(1957) รายงานว่า ในพันธุ์ K wai Mi มีน้ำตาล 20.6 % แต่พันธุ์ Hak Ip. มีปริมาณน้ำตาลเพียง 11.8 % พันธุ์ Indian ส่วนใหญ่มีน้ำตาล 10-13 % อย่างไรก็ตาม พันธุ์ Pyazi มีน้ำตาลเพียง 6.7 % (Singh และ Singh , 1954) Chadha และ Pajpoot (1969) รายงานว่าสายพันธุ์ Calcutta Late และ Seedless No.1 มีสารละลายของแข็ง 18 %

ลิ้นจี่ที่ปลูกในรัฐฟลอริดา มีปริมาณน้ำตาล 12.9-14.12 % (Stahl , 1935) Marloth (1934) รายงานว่าลิ้นจี่ไม่ระบุสายพันธุ์มีปริมาณสารละลายของแข็งสูงถึง 17.6-18.4 % Chanetal (1975) พบว่า ลิ้นจี่พันธุ์ Brewster ที่ปลูกในฮาวายมีสารละลายของแข็ง 16.7 % เนื่องจากลิ้นจี่เป็นผลไม้ประเภท non-climacteric ดังนั้น หลังเก็บเกี่ยวปริมาณสารละลายของแข็งจะไม่เพิ่มขึ้น (Akamine และ Goo , 1973) Akahoshi และ Ito (1978) พบว่าร้อยละของสารละลายของแข็งในลิ้นจี่ที่เก็บเกี่ยวระยะกึ่งสุกจะมีปริมาณมากกว่าในลิ้นจี่ที่สุกแล้ว ดังแสดงในตารางที่ 1

Higgin (1917) รายงานว่าปริมาณน้ำตาลในลิ้นจี่ 15.3 % ประกอบด้วยน้ำตาลรีติวัล 81.7 % และน้ำตาลซูโครส 18.3 % Likewise , Mathew และ Pushpa (1964) พบว่าปริมาณน้ำตาลรีติวัลมีปริมาณสูง เมื่อทำการวิเคราะห์ลิ้นจี่พันธุ์ Indian 6 สายพันธุ์ เขาพบว่ามีน้ำตาลทั้งหมด 55.93-61.37 % ในรูปน้ำหนักแห้ง (dry basis) และมีปริมาณน้ำตาลรีติวัลประมาณ 41.52-43.45 % ในรูปน้ำหนักแห้ง จะเห็นว่าปริมาณน้ำตาลรีติวัล 70 % ของน้ำตาลทั้งหมด อย่างไรก็ตาม Stahl (1935) และ Chan และคณะ (1975) รายงานว่าในลิ้นจี่มีสัดส่วนของน้ำตาลซูโครสมากกว่าถึง 49 และ 51 % ของน้ำตาล



ทั้งหมดตามลำดับ ค่าที่มีความแตกต่างกันนี้เนื่องจากในลันจีมีเอนไซม์อินเวอร์เทส (Chan และคณะ , 1975) ถ้าไม่ทำลายเอนไซม์นี้ก่อนการวิเคราะห์ มันจะไปเร่งปฏิกิริยาอินเวอชั่นของน้ำตาลซูโครส ซึ่งจะทำให้มีปริมาณน้ำตาลรีดิวัลมากขึ้น

Chan และคณะ (1975) ได้รายงานคุณสมบัติของเอนไซม์อินเวอร์เทสในลันจีว่า เมื่อสกัดเอนไซม์ออกมาวัดกัมมันตภาพจำเพาะ (Specific activity) มีค่า 0.188 อินเวอร์เทส หน่วย/มก. โปรตีนความเป็นกรดเป็นด่าง (pH) ที่เหมาะสมในการทำงานของเอนไซม์คือ 2.6 ซึ่งมีค่าต่ำกว่าเอนไซม์อินเวอร์เทสชนิดอื่น และมีค่าต่ำกว่าความเป็นกรดเป็นด่าง (pH) ของลันจี อุณหภูมิที่เหมาะสมในการทำงานของเอนไซม์คือ 55 องศาเซลเซียส

ตารางที่ 1 แสดงความสุกในรูปของปริมาณกรดที่ไตเตรทและสารละลายของแข็ง ในลันจีสายพันธุ์ต่าง ๆ

สายพันธุ์	ความสุก (degree of ripeness)	ปริมาณกรดที่ไตเตรท (Titratable acidity ; %)	สารละลายของแข็ง (Soluble solid; %)
Kwaimi (Tong)	Half-color	0.70	20.4
	ripe	0.31	18.3
Heung Lai	Half-color	0.84	19.5
	ripe	0.50	21.9
Brewster	half-color	0.62	20.6
	ripe	0.47	19.4

ที่มา : Akahoshi และ Ito (1978)

ปริมาตรกรด (acidity)

ปริมาณกรดในลันจี จะแปรผันไปตามชนิดสายพันธุ์ของลันจี Singh และ Singh (1954) รายงานปริมาณกรดในลันจีสายพันธุ์ Indian จำนวน 12 สายพันธุ์ มีค่า 0.20-0.64 % ปริมาณกรดในลันจีที่ไม่ระบุสายพันธุ์ที่ปลูกในอาฟริกา ได้มีปริมาณกรดสูงถึง 1.1% (Marloth , 1934)



ปริมาณกรดในลันจี้จะลดลง (Joubert , 1970) Akahoshi และ Ito ก็พบว่าปริมาณกรดจะลดลงเมื่อลันจี้สุก หลังจากเก็บเกี่ยวปริมาณกรดจะลดลง (Huang , 1966) อัตราส่วนของบร็อกซ์/กรด จะมีค่าเพิ่มขึ้นเมื่อลันจี้สุกและระหว่างการเก็บรักษา และอาจจะมีค่าสูงถึง 80 % ก่อนการเน่าเสีย (Joubert , 1970) อย่างไรก็ตามโดยปกติแล้ว อัตราส่วนของบร็อกซ์/กรด จะมีค่าต่ำกว่านี้

Chan และ Kwok (1974) ได้พบกรดที่ไม่ระเหยในลันจี้สายพันธุ์ Brewster และยังพบว่า กรดที่มีปริมาณมากในลันจี้คือกรดมาลิก ส่วนที่เหลืออีก 20 % ประกอบด้วยกรดซิตริก , ซัคซินิก , ลิวูลินิก , ฟอสฟอริก , กลูทาริก , มาโลนิก และ แลคติก Mathew และ Pushpa (1964) ยังพบว่า กรดมาลิกเป็นกรดที่มีปริมาณมากในลันจี้อีกด้วย

วิตามินซี (Vitamin C)

ลันจี้จัดเป็นผลไม้ที่เป็นแหล่งของวิตามินซี อย่างไรก็ตามปริมาณวิตามินซีมีค่าแตกต่างกัน Wenkam และ Miller (1965) พบว่าลันจี้สายพันธุ์ Kwai Mai มีปริมาณวิตามินซี 40.2 มก./100 กรัม และสายพันธุ์ Brewster มีปริมาณ 80.8 มก./100 กรัม Chadha และ Rajpoot (1969) รายงานว่าสายพันธุ์ Calcutta Late มีวิตามินซี 44 มก./100 กรัม Thompson (1955) พบว่าลันจี้ไม่ระบุงสายพันธุ์มีปริมาณวิตามินซี 90 มก./100 กรัม เมื่อนำมาเปรียบเทียบกับผลไม้บางชนิดที่มีปริมาณวิตามินซีสูง พบว่า ลันจี้มีปริมาณวิตามินซีสูง มะละกอและส้มมีปริมาณวิตามินซี 84 มก./100 กรัม และ 50.5 มก./100 กรัม ตามลำดับ (Wenkam และ Miller , 1965)

สารอาหารอื่น ๆ (Other Nutrients)

ลันจี้ไม่เป็แหล่งของไขมัน , ไรโบฟลาวิน , แคลเซียม , ฟอสฟอรัส และเหล็ก ลันจี้ไม่มีโปรวิตามินเอ อย่างไรก็ตาม Wenkam และ Miller (1965) พบว่า ลันจี้สายพันธุ์ Kwai Mi เป็นแหล่งของไนอะซิน แต่ไม่พบในสายพันธุ์ Brewster แหล่งข้อมูลอื่น (Leung 1961 ; Natl . Sci . Dev . Brd , 1964) รายงานว่า ลันจี้ไม่ระบุงสายพันธุ์ มีปริมาณไนอะซินน้อยกว่าที่ Wenkam และ Miller รายงาน ดังนั้นจะเห็นว่าลันจี้เป็นแหล่งของวิตามินซี

สารสี (Pigments)

ลันจี้กระป๋องต้องมีเนื้อสีขาว แต่บางครั้งมักเกิดการเปลี่ยนเป็นสีชมพู เนื่องจากผ่านกระบวนการแปรรูปด้วยอุณหภูมิสูง Wu (1970) พบว่าเมื่อวิเคราะห์สีชมพูที่เกิดขึ้นโดยวิธีซิน-เลเยอร์โครมาโตแกรม มีค่า Rf ของสารไซยานิดิน สารแทนนินจะค่อย ๆ เปลี่ยนเป็นคาทีซิน และลิวโคแอนโทไซยานิน ซึ่งลิวโคแอนโทไซยานินจะค่อย ๆ เปลี่ยนเป็นแอนโทไซยานิน การผันแปรนี้เกิดขึ้นในสภาพที่เป็นกรด และมีอุณหภูมิสูง



เพกทิน (Pectin)

ปริมาณเพกทินในลันจี่มีเพียงเล็กน้อย Fong (1966) พบว่ามีเพียง 0.424 %

5. พื้นที่เพาะปลูกและผลผลิตลันจี่

พื้นที่เพาะปลูกลันจี่ของจังหวัดเชียงใหม่ในปี พ.ศ. 2526 มีพื้นที่เพาะปลูกทั้งสิ้น ประมาณ 22,888 ไร่ โดยสวนลันจี่ให้ผลผลิตในพื้นที่ 14,094 ไร่ ผลผลิตรวมทั้งสิ้น 19,027,000 ลัน ก.ก. เฉลี่ยแล้วต้นลันจี่ ให้ผลผลิต เท่ากับ 67 ก.ก./ต้น หรือ 1,350 ก.ก./ ไร่ (สำนักงานพาณิชย์จังหวัดเชียงใหม่ , 2531)

กรมส่งเสริมการเกษตร (2530) รายงานว่า พื้นที่เพาะปลูกลันจี่ของประเทศไทย ปี 2530 มีพื้นที่เพาะปลูกทั่วประเทศ 51,328 ไร่ ได้ผลผลิตรวม 14,211,630 ก.ก. ผลผลิตเฉลี่ย 450 ก.ก./ไร่/ปี (ดังแสดงในตารางที่ 2) ซึ่งพื้นที่การปลูกลันจี่ในปี พ.ศ. 2529 และ 2530 จะเห็นว่ามีกระจายอยู่ทุกทิศของประเทศยกเว้นภาคใต้

จะเห็นได้ว่า ภาคที่มีการปลูกลันจี่กันมากที่สุดคือภาคเหนือ ซึ่งจังหวัดที่มีการปลูกลันจี่มากที่สุดคือ จังหวัดเชียงใหม่ ซึ่งตัวเลขในปี พ.ศ. 2530 รายงานว่า ปลูก 22,888 ไร่ ผลผลิตรวม 5,581,224 ก.ก. ผลผลิตเฉลี่ย 396 ก.ก./ไร่/ปี



ตารางที่ 2 แสดงการปลูกสิ่งทั่วประเทศ ปี พ.ศ.2530

ภาค	พื้นที่เพาะปลูกทั้งหมด(ไร่)			พื้นที่เสียหายโดยสิ้นเชิง			พื้นที่เพาะปลูกคงเหลือ			ผลผลิตรวม ก.ก./	
	ให้ผล แล้ว	ยังไม่ ให้ผล	รวม	ให้ผล แล้ว	ยังไม่ ให้ผล	รวม	ให้ผล แล้ว	ยังไม่ ให้ผล	รวม	(ก.ก.)	ไร่/ ปี
รวมทั้งประ- เทศ	31,575	19,752	51,328	-	-	-	31,575	19,752	51,328	14,221,630	450
1.ภาคเหนือ	26,925	17,407	44,332	-	-	-	26,925	17,407	44,332	11,676,331	436
2.ภาคตะวันออกเฉียง เหนือ	59	572	631	-	-	-	59	572	631	15,179	257
3.ภาคกลาง	1,236	91	1,327	-	-	-	1,236	91	1,327	671,880	543
4.ภาคตะวันออก	129	159	228	-	-	-	129	159	228	35,020	271
5.ภาคตะวันตก	3,226	1,524	4,750	-	-	-	3,226	1,524	4,750	1,823,220	565
6.ภาคใต้	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-

ที่มา : ฝ่ายวิเคราะห์ข้อมูลส่งเสริมการเกษตร กองแผนงานและโครงการพิเศษกรมส่งเสริมการเกษตร , 2530



6. การเก็บเกี่ยวลันจี

การที่ช่อดอกของลันจีในต้นเดียวกัน บานไม่พร้อมกัน ทำให้การแก่ของผลไม่พร้อมกันด้วย ดังนั้นเวลาเก็บผลลันจี ต้องเก็บเฉพาะช่อที่แก่จัด โดยดูจากสีผิวของผลจะแดงจัดหรือบางพันธุ์แดงจนคล้ำ ถ้ายังมีลิ่มเขียวอยู่มากหรือสีไม่จัดจะเปรี้ยว การเก็บคงทยอยเก็บ 2-3 วันต่อครั้ง การเก็บควรตัดด้วยกรรไกรให้ติดก้านช่อลงมาด้วย แล้วนำมาแต่งอีกครั้ง โดยตัดก้านแห้งและลูกเล็กทิ้ง ภาชนะที่ใส่ลันจีควรเป็นตะกร้า ช่างที่ไม่ลื่นนัก คือไม้ลิกเก็น 10 นิ้วฟุต เพื่อป้องกันไม่ให้ลันจีทับแน่นจนเกินไป ถ้าจะเก็บให้สีของลันจีอยู่ได้นาน ควรเก็บใส่ถุงพลาสติก และเก็บไว้ในที่เย็นจะดีกว่าปล่อยให้ลมโกรก (สำนักงานส่งเสริมการเกษตรภาคเหนือ เชียงใหม่, 2531)

บรรจง (2527) รายงานว่า ผลลันจีหากเก็บเมื่อยังไม่แก่จัดเกินไปจะมีรสเปรี้ยว ปรกติลันจีที่แก่พร้อมจะตัดขายนั้น จะมีกลิ่นหอมจากผล โดยเฉพาะถ้าเข้าไปใต้ต้นลันจีจะมีกลิ่นเหมือนกับลันจีกระเบื้องเข้าจุมูก เมื่อถึงระยะนี้แล้วให้ทำการตัดช่อผลได้ แต่ต้องตัดช่วงสาย ๆ ให้น้ำค้างแห้งเสียก่อน เนื่องจากถ้ามีน้ำค้างยังไม่แห้ง จะทำให้ผลดำและเน่าเสียง่าย ผลลันจีที่แก่จะเป็นสีแดงเข้ม แดงหรือแดงปนชมพูแล้วแต่พันธุ์

การแก่จะไม่แก่พร้อมกันทั้งต้น คือทยอยเก็บไปประมาณ 15-25 วันจึงจะหมดต้น การตัดให้ใช้กรรไกรตัดช่อผล โดยตัดลึกเข้าไปในกิ่งจากช่อช่อผลประมาณ 1-2 คืบ ผลลันจีที่มีก้านติดอยู่ด้วยจะสดได้นานกว่า แล้วค่อยทำการแต่งช่ออีกครั้ง

ไพศาล (2527) รายงานว่า ลันจีแม้จะมีเปลือกหนา แต่ก็ไม่สามารถจะป้องกันการระเหยของน้ำออกจากผลได้ดีเท่าที่ควร ซึ่งการระเหยของน้ำออกจากผลทำให้เปลือกแตกและแห้งเป็นสีน้ำตาล รอยแตกที่ผลก็ทำให้เกิดการเน่าเสียได้ง่าย

ตามปรกติน้ำจะระเหยจากผลลันจีประมาณ 10 % ต่อ 7 วัน การป้องกันการระเหยนี้โดยการบรรจุลงในถุงพลาสติกกลับก่อให้เกิดความเสียหายมากขึ้น เพราะเกิดเหงื่อขึ้นภายในถุง และโอกาสที่เชื้อราเข้าทำลายได้ง่ายขึ้น

ข้อมูลจาก Rural Research : a CSTRD quaterly (116) sping , 1982 ; 28-19 ผลการทดลองของประเทศออสเตรเลีย ปรากฏว่าวิธีที่ดีที่สุดคือ นำผลลันจีแช่ลงใน "เบนนิล (benomyl)" ซึ่งเรารู้จักกันทั่วไปว่า "เบนเลท" 0.05 % ที่อุณหภูมิร้อนถึง 52 องศาเซลเซียส นาน 12 นาที จะช่วยไม่ให้เปลือกลันจีเปลี่ยนสีและป้องกันเชื้อราได้ การห่อหุ้มลันจีด้วยพลาสติก จะต้องใช้พลาสติกที่บางที่สุด เพื่อให้ความชื้นระเหยออกไปได้บ้าง แต่ก็ยังมีความชื้นเหลืออยู่ภายในผลมากพอที่เปลือกไม่แตก หรือเปลี่ยนสี ซึ่ง



การทดลองนี้ ได้ทำทั้งภาคพื้นดินและอากาศ โดยไม่มีการควบคุมอุณหภูมิเป็นเวลา 9 วัน จากเริ่มทำการขนส่งปรากฏว่าลิ้นจี่ที่แช่ในเบโนมิลมีรสชาติไม่แตกต่างกับที่ไม่แช่ในเบโนมิล ลิ้นจี่ที่ไม่แช่จะเริ่มเน่า เปลือกเป็นสีน้ำตาลและแข็งเปราะ ในขณะที่ลิ้นจี่ที่จุ่มในเบโนมิลมีเปลือกสีแดงสดตามปรกติ ส่วนปัญหาด้านสารพิษที่ตกค้างบนเปลือกนั้น จากข้อมูลดังกล่าวได้พิสูจน์ว่า ไม่มีอันตรายแก่ผู้บริโภค

7. ประโยชน์ของลิ้นจี่

ลิ้นจี่นิยมใช้บริโภคสด อย่างไรก็ตามสามารถแปรรูปลิ้นจี่ได้หลายวิธี ได้แก่ลิ้นจี่อบแห้ง ซึ่งเรียกว่า "Lichi nuts" หรือ "Lychee nuts" ในระหว่างการอบแห้งเปลือกลิ้นจี่จะเปลี่ยนเป็นสีน้ำตาลและเปราะ แต่ยังคงรูปร่างเดิม เนื้อลิ้นจี่จะหดตัวติดอยู่รอบเมล็ด ลิ้นจี่แห้งมีรสชาติดี และเนื้อก็มีผลคล้ายองุ่นแห้ง

ลิ้นจี่สดนิยมนำมาทำลิ้นจี่ในน้ำเชื่อมกระป๋อง นอกจากนี้ยังสามารถนำมาทำเยลลี่ (Kuhn , 1962) Shaw และคณะ (1955) นำลิ้นจี่มาทำเชอร์เบทกระป๋องและไวส์ครีม

วิธีแปรรูปลิ้นจี่ในลักษณะสด โดยการแช่แข็งทั้งผลหรือปอกเปลือกหรือคว้านเมล็ดออกแล้วแช่ลิ้นจี่ในน้ำเชื่อมก่อนนำไปแช่แข็ง การปอกเปลือกโดยใช้คนงาน อย่างไรก็ตาม Chan และ Cavaletto (1973) สามารถปอกเปลือกลิ้นจี่โดยใช้วิธีการจุ่มในสารละลายต่าง ร้อน และใช้เครื่องปอกควบคู่กัน

Huang (1966) ได้นำลิ้นจี่มาหมักทำยาจีน หรืออาจจะใช้ในการทำไวน์ก็ได้

8. การขนถ่ายและการเก็บรักษาลิ้นจี่สด (Handling and Storage of fresh fruit)

การรักษาสภาพลิ้นจี่ในท้องตลาดให้สด เป็นเรื่องยุ่งยาก เนื่องจากมีการขนส่งลิ้นจี่มาจากแหล่งปลูกเป็นระยะทางไกล ๆ เมื่อลิ้นจี่มีความชื้นลดลง เปลือกจะเปลี่ยนจากสีแดงเป็นสีน้ำตาลอย่างรวดเร็ว สภาพเช่นนี้ในทางการค้าถือว่าใช้ไม่ได้ ถ้าเก็บลิ้นจี่ไว้โดยไม่บรรจุในภาชนะที่อุณหภูมิห้อง จะสามารถรักษาสภาพลิ้นจี่สดได้ไม่เกิน 72 ชั่วโมง (Macfie ,1954)

Akamine (1960) กล่าวว่า การที่เปลือกลิ้นจี่เปลี่ยนเป็นสีน้ำตาลเนื่องจากเอโนไซม์ ซึ่งน่าจะเกิดจากปฏิกิริยาการเติมอากาศของสารโพลีฟีนอล ในสภาพที่ลิ้นจี่มีความชื้นต่ำ เขายังแสดงให้เห็นว่าสีเปลือกลิ้นจี่จะไม่คล้ำเมื่อนำไปเก็บไว้ในสภาพสุญญากาศสูงหรือนำไปแช่ในสารละลายกรดแอสคอบิก เปลือกลิ้นจี่จะมีสีคล้ำเมื่อนำไปให้ความร้อนในสภาพที่สัมผัสกับอากาศ Akamine ยังพบว่าเปลือกลิ้นจี่จะมีสีดำคล้ำยิ่งขึ้นเมื่อสัมผัสกับอากาศ Campbell (1959) และ Akamine (1960) ยังพบว่าการเปลี่ยนสีน้ำตาลจะลดลงเมื่อเก็บรักษาลิ้นจี่ไว้ในถุงโพลีเอทิลีน แล้วนำไปแช่เย็นโดยสามารถเก็บรักษาลิ้นจี่ไว้ที่อุณหภูมิ 2 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 5 สัปดาห์



การเน่าเสียเป็นปัญหาที่เกิดขึ้นระหว่างการเก็บรักษา เมื่อทำความสะอาดด้วยคลอรีน แล้วบรรจุในถุงโพลีเอธิลีน และเก็บไว้ที่ 10 องศาเซลเซียส จะสามารถยืดอายุการเก็บรักษาออกไปได้ (Macfie , 1954) ในการเก็บลิ้นจี่ในสภาพที่อากาศเข้าออกไม่ได้ บางครั้งทำให้เปลือกชืดได้ Akamine (1960) กล่าวว่า การชืดของเปลือก จะแปรผันตามปริมาณออกซิเจน และอัตราการเกิดการชืดของเปลือกจะแปรผันตามปริมาณออกซิเจนที่คงเหลือ สารสีในเปลือกน่าจะเป็นแอนโทไซยานิน ถึงแม้ว่ายังไม่ได้มีผลยืนยันจากการทดลอง

Akamine แนะนำว่า สภาพการเก็บรักษาลิ้นจี่ที่เหมาะสมที่สุดโดยการบรรจุในถุงโพลีเอธิลีนและเก็บรักษาไว้ที่ 2 องศาเซลเซียส

9. การอบแห้ง

ปัจจุบันการทำลิ้นจี่แห้งยังอาศัยแสงแดดในการตากแห้ง ซึ่งมักประสบปัญหาการเน่าเสียเป็นจำนวนมาก ตู้อบแห้งยังมีค่าใช้จ่ายสูงในการก่อสร้าง

จรรยาและพินัดน์ (2523) ได้ทำการทดลองอบกล้วยโดยใช้ตู้อบแสงแดด ซึ่งออกแบบโดยลาวาลย์ (2518) ในการอบกล้วย (*Musa sapientum* Linn , a racea) การอบใช้เวลา 3 วัน ในการอบกล้วยสุก ซึ่งมีสารละลายของแข็ง 15-20 % ในตู้อบ ส่วนการตากแดดจะทำให้กล้วยมีคุณภาพดีสะอาดถูกสุขลักษณะ

สมยศ (2530) ได้ทำการอบมะม่วงแช่อิ่มในเครื่องอบแห้งแบบลดความชื้น โดยใช้ตู้อบขนาดสูง 12 นิ้ว ยาว 53 นิ้ว และกว้าง 32 นิ้ว หุ้มด้วยแผ่นสังกะสีด้วยใยแก้ว เพื่อป้องกันมิให้ความร้อนและความเย็นเข้าออกได้ ที่อบมีขนาดสูง 22 นิ้ว ยาว 34 นิ้ว และกว้าง 32 นิ้ว หรือมีปริมาตร 0.39 ลูกบาศก์เมตร ซึ่งแบ่งออกเป็น 6 ชั้น มีประตูเปิดได้ ส่วนภายในมีคอยล์เย็นคอยล์ร้อน และที่กระจายอากาศร้อนมีพัดลมภายนอกมีคอมเพรสเซอร์ เพื่อลดน้ำยา และมีมอเตอร์พัดลมร้อนใช้ในการอบมะม่วงแช่อิ่มที่อุณหภูมิ 40 องศาเซลเซียส ใช้ค่าไฟฟ้าประมาณ 33 สตางค์ต่อ 1 กิโลกรัมต่อชั่วโมง ค่าใช้จ่ายทุกอย่างในการทำตู้อบประมาณ 18,000 บาท และได้มะม่วงแช่อิ่มมีสีดีน่ารับประทาน

สิงหนาท และคณะ (2533) ได้ทำการอบผักกาดหงส์ ผักกะหล่ำปลี และผักกาดแก้ว ในตู้อบแห้งแบบถาด โดยใช้แก๊สทุ้งต้มเป็นเชื้อเพลิง มีขนาดกว้าง 0.80 เมตร ลึก 0.60 เมตร และสูง 1.03 เมตร ผนังด้านบนและด้านข้างบุด้วยใยแก้ว ด้านบนและด้านข้างมีช่องระบายอากาศโดยอาศัยการพาตามธรรมชาติ ด้านในแบ่งออกเป็น 3 ชั้น มีประตูเปิดได้ ด้านล่างติดตั้งเตาแก๊สแบบหวั้กะโหลก บนเตามีแผ่นเหล็ก เพื่อส่งถ่ายความร้อนให้กระจายไปทั่วตู้ สามารถอบผักต่าง ๆ ดังกล่าวให้แห้งที่อุณหภูมิ 50 องศาเซลเซียส โดยมีสีและคุณภาพดี



การอบแห้งเป็นวิธีการที่จะดึงน้ำในอาหารออกไปด้วยความร้อน โดยจะมีการถ่ายเทความร้อนและการเทความร้อนตามลำดับ การถ่ายเทความร้อนในการอบแห้งมี 3 วิธีคือ การนำความร้อน การพาความร้อน และการแผ่รังสีความร้อน อย่างไรก็ตามการถ่ายเทความร้อนทั้ง 3 วิธีนี้ จะมีเพียงวิธีเดียวที่มีบทบาทต่ออัตราการอบแห้ง

วิชัย (2518) กล่าวว่า การถนอมอาหารโดยการอบแห้ง คือการดึงน้ำออกจากอาหารให้มากเพียงพอที่อาหารนั้นสามารถเก็บรักษาอยู่ได้โดยไม่เน่าเสีย เนื่องจากจุลินทรีย์อาหารแต่ละชนิดที่นำมาทำแห้งทำให้น้ำเหลืออยู่ภายในอาหารได้มากน้อยไม่เท่ากัน ขึ้นอยู่กับองค์ประกอบนั้นเป็นสำคัญ ผักมีส่วนประกอบของน้ำตาลอยู่ต่ำมาก จึงสามารถทำให้แห้งสนิท ความชื้นจะต้องต่ำกว่า 5 % ซึ่งแตกต่างจากผลไม้ซึ่งมีน้ำตาลอยู่สูง จึงไม่สามารถทำให้แห้งสนิทได้ ความชื้นจึงอยู่ระหว่าง 10-15 %

10. อัตราการอบแห้ง

อัตราการอบแห้ง ประกอบด้วยอัตราการอบแห้งคงที่และอัตราการอบแห้งลดลง ในการดึงน้ำออกจากอาหาร Charm (1978) พบว่า อัตราการดึงน้ำออกจากอาหารจะคงที่ อยู่ระยะหนึ่ง ซึ่งจะเสิร์ฟจลินลงเมื่ออัตราการระเหยน้ำค่อย ๆ ลดลง ซึ่งเรียกว่าอัตราการอบแห้งลดลง

การอบแห้งผลผลิตทางการเกษตร ในการอบแห้งความชื้นที่ดึงออกจากอาหารจะขึ้นกับเวลา ในงานวิจัยส่วนมากรายงานอัตราการอบแห้งเป็นปริมาณความชื้นที่ระเหยไปต่อเวลา (Moisture ratio and time) มีผู้คิดโมเดลทางคณิตศาสตร์ สำหรับการอบแห้งแบบชั้นบาง (Thin layer drying) ของเมล็ดธัญพืช และนิยมใช้เป็นสมการอบแห้ง ผลผลิตทางการเกษตรโดยเฉพาะอย่างยิ่งเมล็ดธัญพืช และนิยมใช้ในการอบแห้งแบบชั้นบาง (Hunkil, 1977) ดังนี้

$$\frac{dM}{dt} = -k (M-M_e) \dots\dots(1)$$

Handerson และ Pabis (1961) ได้เสนอสมการไว้ดังนี้

$$MR = \exp (-kt) \dots\dots(2)$$

Thomson และคณะ (1968) ได้เสนอสมการอบแห้งดังนี้

$$t = A \ln MR + B (\ln MR)^2 \dots\dots(3)$$

Overhults และคณะ (1973) ได้ศึกษาการอบแห้งถั่วเหลืองโดยใช้ถั่วเหลืองที่มีความชื้น 20-33 % อากาศร้อนที่ใช้ออบแห้งมีอุณหภูมิ 140 องศาเซลเซียส และอุณหภูมิที่จุดน้ำค้างแข็ง (Dew point) มีค่า 8 องศาเซลเซียส และได้ใช้สมการของ Page's drying equation ในการวิเคราะห์ข้อมูลดังนี้



$$MR = \frac{M - M_e}{M_o - M_e} = \exp(-kt)^n \quad \dots\dots(4)$$

โดย

- MR = อัตราส่วนความชื้น (Moisture ratio)
- M = ความชื้น (ร้อยละของน้ำหนักแห้ง) ที่เวลาใด ๆ
- M_o = ความชื้นสมดุล (Equilibrium moisture content)
(ร้อยละของน้ำหนักแห้ง)
- t = เวลา (ชม.)
- k = Empirical drying constant, h⁻¹
- n = Empirical drying exponent
- A, B = ค่าคงที่
- $\frac{dM}{dt}$ = ปริมาณความชื้นที่สูญเสียไปต่อเวลา

Singhanat (1986) ได้ศึกษาการอบแห้งถั่วลิสงเตาโดยนำถั่วลิสงเตาไปลวกในน้ำเดือดที่มีโซเดียมเมตาไบซัลไฟต์ 0.5 % ผสมกับแมกนีเซียมออกไซด์ 0.1 % และโซเดียมไบคาร์บอเนต 0.1 % เป็นเวลา 2 นาที แล้วนำไปอบแห้งในตู้อบลมร้อนที่อุณหภูมิ 50 , 60 และ 70 องศาเซลเซียส พบว่า การใช้อุณหภูมิ 50 องศาเซลเซียสในการอบถั่วลิสงเตาอบแห้งมีคุณภาพดีที่สุดและได้เส้นอสมการการอบแห้งถั่วลิสงเตาดังนี้

$$\ln k = \frac{a + b}{T_a}$$

$$\ln k = 11.07683 - \frac{6718.038}{T_a} ; (R^2 = 0.993)$$

โดย T_a = อุณหภูมิสัมบูรณ์ของอากาศในตู้อบ (องศาโรเมอร์)

11. ผลของอุณหภูมิต่อคุณภาพของอาหารแห้ง

การทำแห้งโดยทั่วไปของอาหารจำพวก Dehydrated food จะใช้อากาศเป็นตัวกลางในการพาความร้อนไปถึงอาหาร น้ำบริเวณผิวอาหารจะระเหยออกมาก่อน ทำให้ความเข้มข้นของเซลล์บริเวณผิวสูงขึ้น ทำให้เกิดความแตกต่างของค่าแรงดันออสโมติกระหว่างเซลล์ผิวกับเซลล์ที่อยู่ถัดไปด้านใน ดังนั้นน้ำจากเซลล์ที่อยู่ถัดไปก็จะซึมออกสู่บริเวณผิวและสัมผัสกับความชื้น ก็จะระเหยออกไปเรื่อย ๆ เมื่อมีการระเหยของน้ำออกจากเซลล์ ก็จะมีผลให้แรงดันของเซลล์เปลี่ยนไป การลดแรงดันของเซลล์ไม่เท่ากันทุกเซลล์ จึงทำให้อาหารมีลักษณะเหี่ยวยุบ ในอาหารแห้งการเจริญเติบโตของเชื้อจุลินทรีย์จะเกิดน้อยกว่าปกติ ทั้งนี้ เนื่องมา



จากอาหารอบแห้งนั้นมีปริมาณน้ำที่เป็นประโยชน์ต่อการเจริญเติบโตของเชื้อจุลินทรีย์ต่ำกว่าในอาหารสด ตามปกติในอาหารสดจะมีความชื้นปริมาณร้อยละ 75-90 (อรวิินทร์ และประชา, 2522) และมีค่าความถ่วงจำเพาะอยู่ในช่วง 0.95-1.00 ในอาหารที่ระเหยเอาน้ำออก (Dehydrated food) จะมีความชื้นอยู่เพียงร้อยละ 15-30 และมีค่าความถ่วงจำเพาะอยู่ในช่วง 0.65-0.85 (ไพโรจน์, 2526) นอกจากปริมาณความชื้นจะลดลงแล้ว ยังทำให้อาหารเกิดการเปลี่ยนแปลงทางเคมี ในระหว่างการอบแห้งและการเก็บรักษา

12. การเกิดสีน้ำตาลในผักผลไม้ (Browning)

การเกิดสีน้ำตาลเนื่องจากความร้อนระหว่างการอบแห้ง (Caramellization) จะเป็นผลของเวลาและอุณหภูมิที่ใช้ในการอบแห้งควบคู่กัน ถ้าใช้อุณหภูมิสูงและใช้เวลานานจะทำให้เกิดการเปลี่ยนแปลงเป็นสีน้ำตาลเกิดขึ้นได้ ซึ่งพอสันนิษฐานได้ว่าเกิดการไหม้ของน้ำตาลชั้น การเกิดสีน้ำตาลจากความร้อนถ้าเกิดสูงชั้นทำให้รสชาติเปลี่ยนไปและเป็นเหตุให้ปริมาณของวิตามินซีสูญเสียไป และสาเหตุอีกอันหนึ่งเกิดสีน้ำตาลเนื่องจากปฏิกิริยาเคมีที่เรียกว่าเมลลาร์ด (Maillard reaction) ซึ่งเกิดจากการเปลี่ยนแปลงทางเคมีของกลุ่มพวกลดดีไฮด์ (Aldehyde) หรือคีโตน (Ketone) กับสารประกอบอะมิโน ซึ่งก่อให้เกิดสารประกอบที่มีโมเลกุลใหญ่สีน้ำตาลขึ้น

Stadtman และคณะ (1948) แสดงให้เห็นว่าเอปริคอบแห้งจะเปลี่ยนเป็นสีคล้ำลงถ้าสัมผัสกับออกซิเจน อันเป็นผลเนื่องจากเอนไซม์ (Enzymatic browning reaction) เมื่อทำการสกัดสารที่ทำให้เกิดสีน้ำตาลโดยใช้สารเอทิลอะซีเตท พบว่าสามารถสกัดสารเฟอฟูรอลดีไฮด์ (furfuraldehyde) ออกมาในระหว่างการสกัด จะไม่เกิดปฏิกิริยาการเกิดสีน้ำตาลและเมื่อหยุดการสกัดจะเกิดสีน้ำตาลขึ้นมาอีก เมื่อวิเคราะห์ส่วนประกอบในส่วนที่สกัดได้พบว่ามีสารประกอบพวกเฟอฟูรอลดีไฮด์ และไฮดรอกซีเมทิลเฟอฟูรอล (Hydroxy Methyfurfulal) และเมื่อเติมสารเฟอฟูรอลลงไปในน้ำเอปริคอบ จะทำให้อัตราเกิดสีน้ำตาลเร็วขึ้น

ถึงแม้ว่าการเกิดสีน้ำตาลจากปฏิกิริยาเมลลาร์ด (Maillard reaction) จะไม่มากแต่ก็มีผลต่อการยอมรับของผู้บริโภค เพราะทำให้คุณค่าอาหารลดลง สารประกอบที่ให้สีน้ำตาลส่วนใหญ่จะเป็นพวก Unsaturated Polycarboxylic acid และสารประกอบที่ให้สีเหลืองนํกก่อนให้เกิดสารระเหยที่มีคุณสมบัติให้กลิ่นคือ Substituted pyrazines ซึ่งจะให้กลิ่นผิดปกติไม่เป็นที่ยอมรับของผู้บริโภค (ไพโรจน์, 2526)



การใช้ซัลเฟอร์ไดออกไซด์ในการเก็บรักษาสีของอาหารนั้น นิยมใช้ในการผลิตผลไม้แห้งเพื่อป้องกันการเกิดสีน้ำตาล โดยทั่วไปจะใช้ปริมาณ 1,500-2,000 ส่วนในล้านส่วน (ศิริลักษณ์, 2525) ในผักจะใช้ซัลเฟอร์ไดออกไซด์ ภายหลังจากการนึ่ง ก่อนทำแห้งในรูปของโซเดียมซัลไฟต์ ในการป้องกันการเสื่อมคุณภาพของอาหารระหว่างการทำแห้งและระหว่างการเก็บรักษา กล่าวคือ จะช่วยในการรักษาสีธรรมชาติของอาหารและป้องกันการสูญเสียวิตามินซีและโปรวิตามินเอ

อุปกรณ์และวิธีการ

1. ตู้อบแห้ง

โดยการศึกษาการอบแห้งลึนจีในตู้อบไฟฟ้าและถังอบ โดยออกแบบให้ใช้แก๊สหุงต้มเป็นเชื้อเพลิง

1.1 ตู้อบไฟฟ้า

ตู้อบแบบถาด (Cabinet Tray dryer) มีขนาดกว้าง 1.22 เมตร สูง 1.68 เมตรและลึก 0.79 เมตรมีปริมาตร 1.62 ลูกบาศก์เมตร ช่วงอุณหภูมิสูงสุด 200 องศาเซลเซียส ประกอบด้วยเทอร์โมสแตท สามารถตั้งเวลาทำงานของชดลวดความร้อนได้ ด้านในตู้มีตะแกรงโปร่ง 6 ชั้น เพื่อวางผลไม้ที่จะอบแห้ง มีพัดลมกระจายความร้อนด้วยอัตรา 3.82 ลบ.เมตร/นาที หรือมีความเร็วลม 311.5 เมตร/นาที ด้านบนมีช่องระบายความชื้นออกจากตู้อบ ขนาดเส้นผ่าศูนย์กลาง 12.5 ซม. การอ่านอุณหภูมิจากหน้าปัทม์สามารถปรับตัดอุณหภูมิได้โดยวิธีใช้เทอร์โมสแตท ตู้อบเป็นรุ่น TYPE HA40 , V 380 , pH 3PH.4LING , HPSH.P3.5A , A6 , W5,000

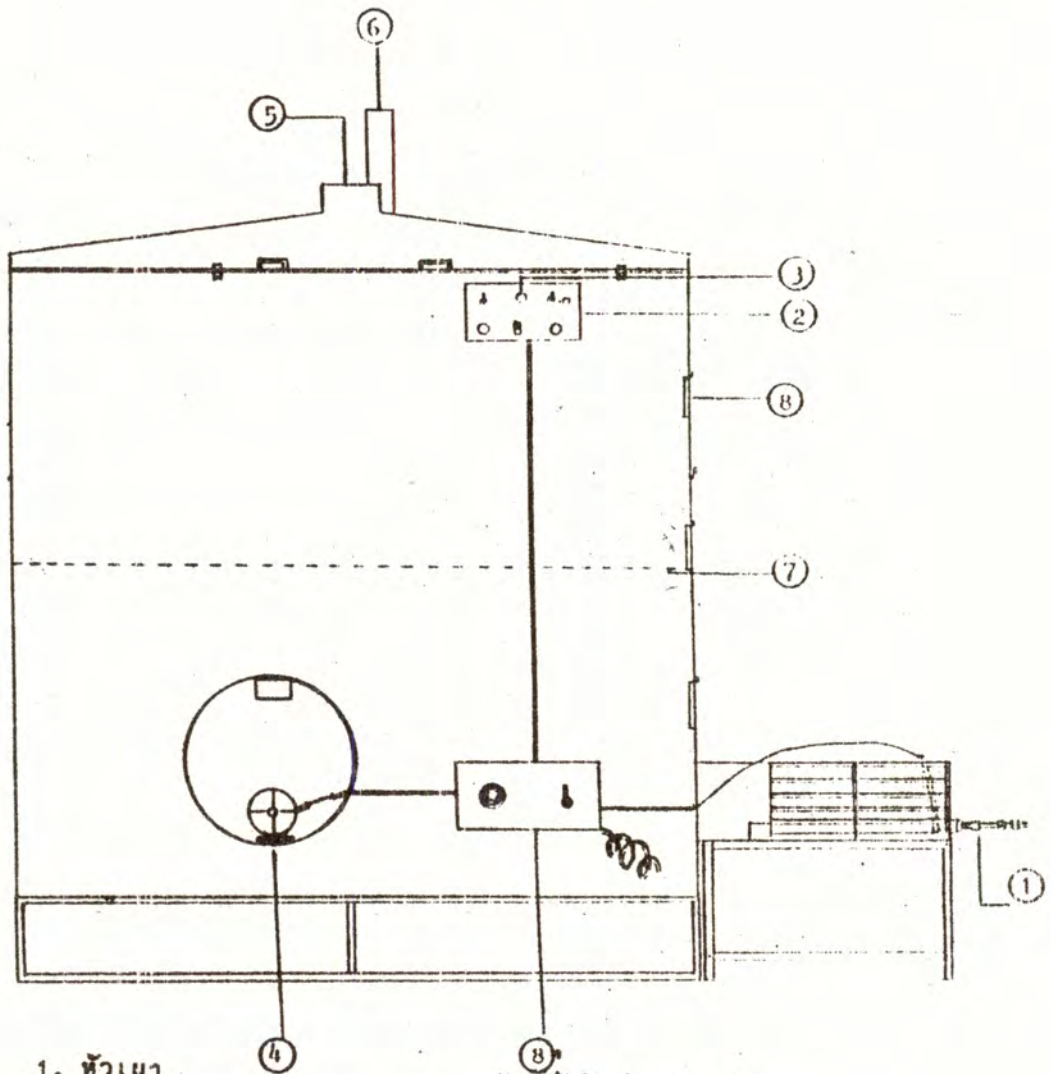
1.2 ถังอบลึนจี (Bin Dryer)

ในการออกแบบสร้างถังอบลึนจีประกอบด้วยส่วนสำคัญ 3 ส่วนคือ ถังอบ (Bin) หัวเผา (Burner) และ พัดลม (Fan) รายละเอียดและส่วนประกอบของถังอบดังแสดงในรูปที่ 1

1.2.1 ถังอบ (Bin) ถังอบเป็นรูปทรงกระบอกมีเส้นผ่าศูนย์กลาง 1.2 เมตร สูง 0.8 เมตร ภายในมีตะแกรงทำด้วยเหล็กสแตนเลสปลอดสนิม มีรูเปิด 38 % ฝาครอบเป็นรูปทรงกรวยทำมุม 14 องศา ด้านบนมีช่องระบายความชื้นมีเส้นผ่าศูนย์กลาง 15 ซม. ออกแบบตามวิธีการคำนวณของ Brooker , Bakker- Arkema และ Hall (1975) ภายนอกบุด้วยฉนวนใยแก้วหนา 1 ซม. เพื่อป้องกันการสูญเสียความร้อน ดังแสดงในรูปที่ 1-3



1.2.2 หัวเผา (Burner) หัวเผามีช่องนำแก๊สขนาดเส้นผ่าศูนย์กลาง 3 ซม. ต่อเข้ากับถังแก๊ส ควบคุมอัตราการไหลของแก๊สโดย โชลีนอยวาล์ว และมีมาตรวัดความดันของแก๊สที่ถังแก๊ส สามารถปรับอัตราส่วนของปริมาณแก๊สกับอากาศได้ การควบคุมอุณหภูมิโดยการใช้เทอร์โมสแตท และเทอร์โมคูปเบิล เป็นอุปกรณ์ช่วยในการลดอัตราการไหลของแก๊สร่วมกับ โชลีนอยวาล์ว อุณหภูมิในถังอบอ่านได้จากเทอร์โมมิเตอร์แบบหน้าปัด ความร้อนจากหัวเผาจะส่งผ่านเข้าไปในท่อแลกเปลี่ยนความร้อน (heat exchanger) ขนาด 5 ซม. ความยาว 10 เมตร อากาศเสียจะไหลออกจากถังอบโดยผ่านออกไปทางช่องไอเสีย ซึ่งต่อกับท่อแลกเปลี่ยนความร้อน ดังแสดงในรูปที่ 1-3



1. หัวเผา

2. แผงควบคุมระบบไฟฟ้า

3. เทอร์โมมิเตอร์

4. พัดลม

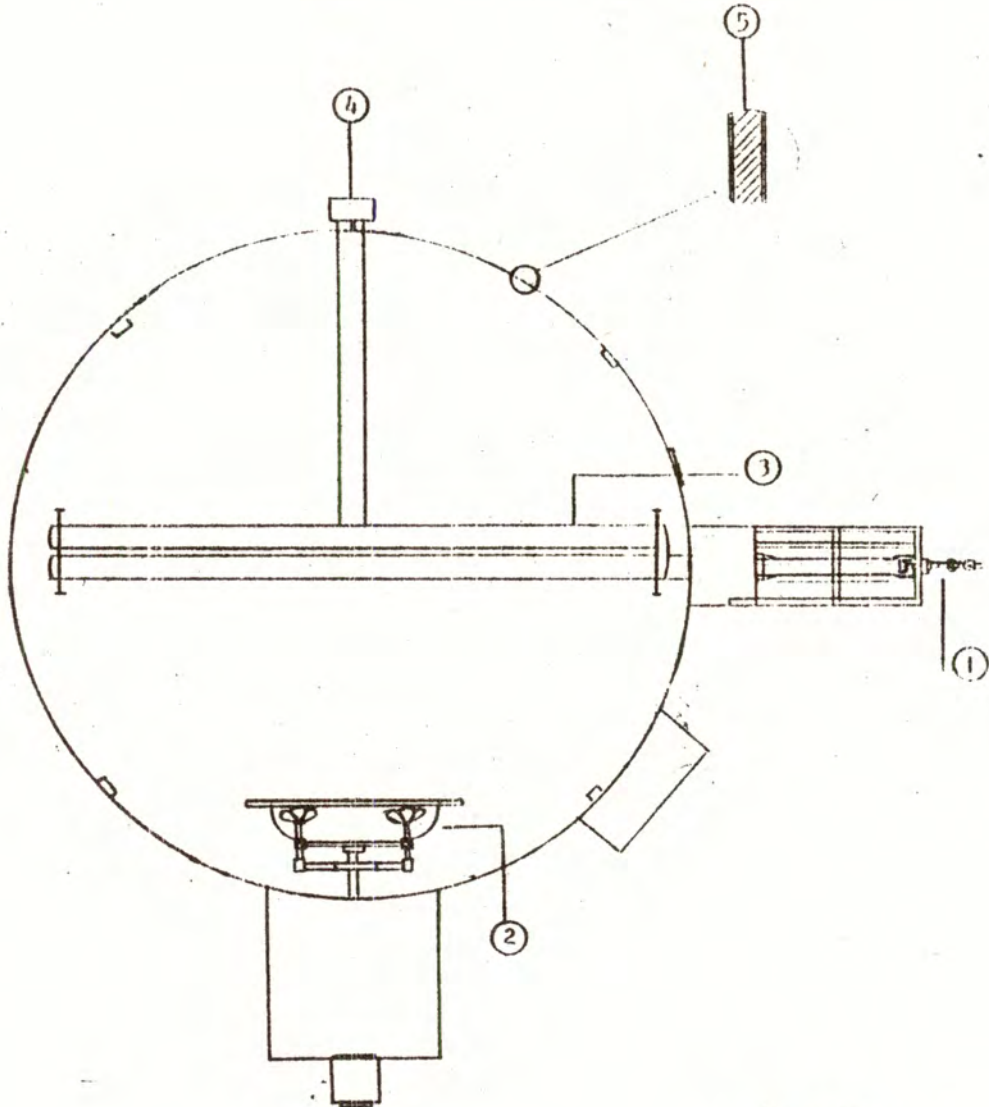
รูปที่ 1 ถังอบ

5. ช่องระบบความชื้น

6. ช่องไอดี

7. ตะแกรง

8. ช่องเก็บตัวอย่าง



1. หัวเผา

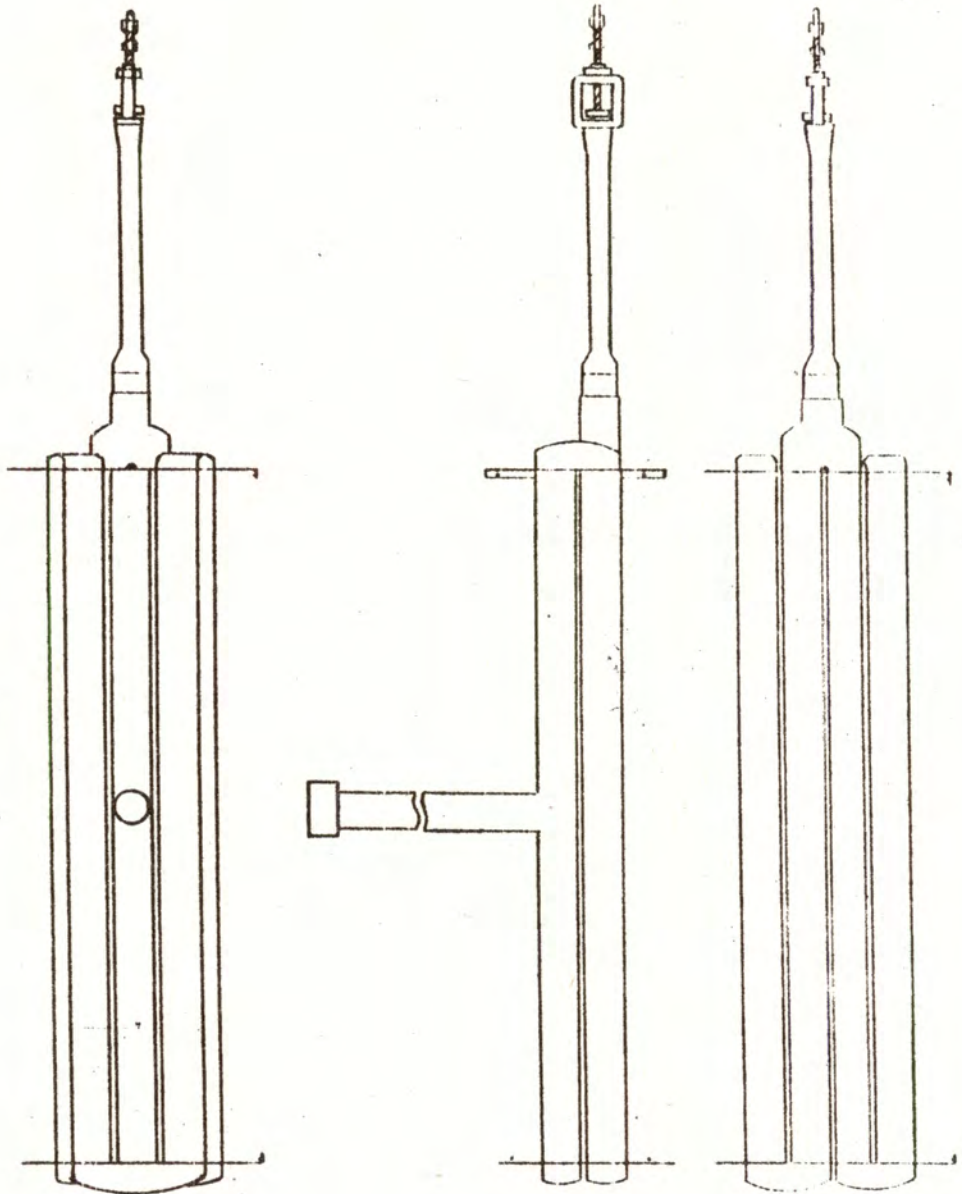
2. พัดลม

3. ท่อนดกเปลี่ยนความร้อน

4. ช่องโถเสีย

5. ผนังตู้บุใยหิน

รูปที่ 2 ตู้อบ (ภาคตัดขวาง)



รูปที่ 3 หัวเผาและท่อแตกเปลี่ยนความร้อน



1.2.3 พัดลม (Fan) ภายในถึงอ้อมมีพัดลมขนาดเส้นผ่าศูนย์กลางของใบพัด 25 ซม. จำนวน 2 ตัว ขับเคลื่อนด้วยมอเตอร์ขนาด 1/3 แรงม้า 1 ตัว หมุนด้วยความเร็วรอบ 2,800 รอบ/นาที ออกแบบตามวิธีการคำนวณของ Brooker , Bakker-Arkema และ Hall (1975) หมุนเวียนอากาศและความชื้นออกจากถึงอ้อมด้วยอัตรา 2.7 ลบ.เมตร/นาที หรือมีความเร็วของลม 155 เมตร/นาที ดังแสดงในรูปที่ 1 และ 2

2. การทดสอบการอบแห้ง

ก. วัตถุประสงค์ได้แก่ ลุ้นจีสายพันธุ์ฮัวย

ลุ้นจีที่ใช้ในการทดลอง ได้จากสวนลุ้นจีของสาขาไม้ผล ภาควิชาเทคโนโลยีทางพืช สถาบันเทคโนโลยีการเกษตรแม่โจ้ โดยนำลุ้นจีมาตัดก้านและทำความสะอาดก่อนนำไปทำการทดลอง

ข. การศึกษาผลของขบวนการก่อนการอบแห้งดังนี้คือ

(1) ลวกในน้ำเดือดนายนาน 2 นาที

(2) ลวกในสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์เข้มข้น 0.5 % นาน 2 นาที

(3) ลวกในสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์เข้มข้น 0.5 % นาน 2 นาที

แล้วนำไปรมควันกำมะถัน 0.5 % (น้ำหนัก/น้ำหนัก) นาน 1 ชั่วโมง

3. การอบแห้ง

ก. นำลุ้นจีที่ผ่านขบวนการก่อนการอบแห้ง ไปอบในตู้อบไฟฟ้า โดยควบคุมอุณหภูมิต่าง ๆ กันได้แก่ 60 , 70 และ 80 องศาเซลเซียสตามลำดับ

ข. นำลุ้นจีไปผ่านขบวนการก่อนการอบแห้งตามข้อ 2 ข(1) นำไปอบในถึงอ้อมที่ออกแบบไว้ตามข้อ 1.2

4. การทดสอบการอบแห้ง

(1) นำลุ้นจีไปผ่านขบวนการก่อนการอบแห้งตามข้อ 2 ไปอบในตู้อบไฟฟ้า ศึกษาถึงผลของอุณหภูมิและขบวนการก่อนการอบแห้งต่ออัตราการอบแห้งแต่ละกรรมวิธี ตลอดจนหาอุณหภูมิและเวลาที่เหมาะสมในการอบแห้ง

(2) ในลุ้นจีไปผ่านขบวนการก่อนการอบแห้งตามข้อ 2 ข (1) นำไปอบในถึงอ้อมที่ออกแบบไว้ที่อุณหภูมิ 70 องศาเซลเซียส ศึกษาถึงอัตราการอบแห้ง และอัตราการใช้เชื้อเพลิง

5. การประเมินผลทางประสาทสัมผัส

โดยให้ผู้บริโภคที่ได้รับการฝึกฝนมาแล้วชิมตัวอย่างแล้วประเมินการยอมรับโดยการให้คะแนนแบ่ง โดยวิธีฮิโตนิสเกล ตัวอย่างทั้งหมดจะแตกต่างกันตามวิธีก่อนการอบแห้ง และ



อุณหภูมิที่ใช้ในการอบแห้ง แล้ววิเคราะห์ผลทางสถิติโดยใช้วิธี Factorial in Randomize Block design และวิธี Duncan's Multiple Range Test สำหรับอัตราการอบแห้ง โดยนำข้อมูลอัตราส่วนความชื้นและเวลาไปพลอตในกระดาษกราฟเซมิล็อก แล้ววิเคราะห์การถดถอย (Regression Analysis) โดยใช้ไมโครคอมพิวเตอร์

6. การทดสอบทางกายภาพ

- (1) สี โดยการเปรียบเทียบสีหลังอบแห้งกับแผ่นเทียบสี Munsel Book of Color
- (2) เส้นผ่าศูนย์กลางเฉลี่ย (Gromutric mean diameter ; GMD) โดยนำเส้นจี้มาวัดขนาดแล้วคำนวณเส้นผ่าศูนย์กลางเฉลี่ยจาก

$$GMD = \sqrt[3]{abc}$$
- (3) ความหนาแน่น (Density) โดยนำเส้นจี้จากการทดลองมาหาความหนาแน่น โดยวิธีของ Moshenin (1975)
- (4) ความกลม (Roundness) โดยนำเส้นจี้จากการทดลองมาหาความกลมโดยใช้เครื่องฉายข้ามศีรษะและ Simpson's rule
- (5) ช่องว่างระหว่างผล (Percent void) โดยนำผลเส้นจี้มาใส่ในบีกเกอร์ 1000 มิลลิลิตร หักปริมาตรเส้นจี้ออก ปริมาตรที่เหลือคือช่องว่างระหว่างผล
- (6) ความหนาแน่นเชิงปริมาตร (Bulk density) โดยชั่งน้ำหนักเส้นจี้ต่อปริมาตรในบีกเกอร์ 1,000 มิลลิลิตร

7. การทดสอบทางเคมี

โดยนำเส้นจี้สดและเส้นจี้แห้งมาวิเคราะห์ส่วนประกอบทางเคมีดังนี้

- (1) ปริมาณกรด (acidity) โดยการไตเตรทกับ 0.1 N NaOH โดยมีฟีนอล์ฟ-ธาลินเป็นอินดิเคเตอร์
- (2) ความเป็นกรดเป็นด่าง โดยใช้ pH-meter
- (3) ปริมาณไขมันโดยวิธี Soxhlet ซึ่งเป็นวิธีมาตรฐาน (Standard Method)
- (4) ปริมาณโปรตีนโดยวิธี เจห์ดาห์ล (Kjeldahl Method)
- (5) ปริมาณน้ำที่เป็นประโยชน์ (Water activity) โดยใช้เครื่อง Water activity determinator (Novasina , MIK - 3000)
- (6) ปริมาณซัลเฟอร์ไดออกไซด์โดยวิธีการกลั่นซึ่งเป็นวิธีมาตรฐาน (Standard Method)



ผลและวิจารณ์ (Results and Discussion)

1. การอบแห้ง

1.1 ตู้อบไฟฟ้า ศึกษาผลของขบวนการก่อนการอบแห้งลีนจี้ โดยนำลีนจี้มาผ่านขบวนการต่าง ๆ คือ ผ่านการลวกในน้ำเดือดนาน 2 นาที ผ่านการลวกในสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์เข้มข้น 0.5 % นาน 2 นาที และผ่านการลวกในสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ 0.5 % นาน 2 นาที แล้วนำไปรมควันกำมะถัน 0.5 % นาน 1 ชั่วโมง โดยวางลีนจี้บนตะแกรงในตู้อบขนาดละ 2 กิโลกรัม และอบแห้งในตู้อบไฟฟ้าที่อุณหภูมิ 60 , 70 และ 80 องศาเซลเซียส ตามลำดับ โดยอุณหภูมิภายนอกตู้อบระหว่างการอบมีค่าประมาณ 25 - 32 องศาเซลเซียส และความชื้นสัมพัทธ์ร้อยละ 60-70

1.2 ถังอบ ศึกษาอัตราการอบแห้ง และอัตราการใช้เชื้อเพลิงเปรียบเทียบกับตู้อบไฟฟ้า พบว่า การอบแห้งโดยใช้ตู้อบไฟฟ้าและถังอบมีการใช้เชื้อเพลิงดังตารางที่ 3

ตารางที่ 3 แสดงอัตราการใช้เชื้อเพลิงของตู้อบไฟฟ้าและถังอบ

ชนิดตู้อบ	ปริมาณเชื้อเพลิงที่ใช้		
	พดลม (Kw-hr.)	เครื่องให้ความร้อน	ค่าใช้จ่าย บาท/ก.ก. ลีนจี้แห้ง
ตู้อบไฟฟ้า	9.24	45.25 kw-hr.	167.59
ถังอบ	13.37	5.3 ก.ก.	88.75

หมายเหตุ : คำนวณจากอัตราค่าไฟฟ้าหน่วยละ 1.56 บาท

สำนักงานพลังงานแห่งชาติ กระทรวงวิทยาศาสตร์ เทคโนโลยีและการพลังงาน ,



เมื่อพิจารณาปริมาณเชื้อเพลิงที่ใช้ในการอบแห้ง โดยใช้ตู้อบไฟฟ้าเปรียบเทียบกับ ถังอบโดยใช้แก๊สเป็นเชื้อเพลิง พบว่า ค่าใช้จ่ายในการอบแห้งโดยใช้ตู้อบไฟฟ้าคิดเป็น 167.59 บาท/กิโลกรัมลินจี้แห้ง ส่วนถังอบโดยใช้แก๊สคิดเป็น 88.75 บาท/กิโลกรัมลินจี้แห้ง ซึ่งถังอบใช้ปริมาณเชื้อเพลิงน้อยกว่าร้อยละ 47.04 เนื่องจากพลังงานความร้อนจากแก๊สชีวภาพ มีมากกว่าความร้อนจากกระแสไฟฟ้า

2. การทดสอบการอบแห้ง

2.1 ปริมาณความชื้นสมดุล

ในการคำนวณอัตราส่วนความชื้นจะต้องทดลองหาปริมาณความชื้นสมดุล (Equilibrium moisture content ; EMC) ที่อุณหภูมิ 60 , 70 และ 80 องศาเซลเซียส ตามลำดับ ดังแสดงในตารางที่ 4 จะเห็นว่าปริมาณความชื้นสมดุลในลินจี้ที่ผ่านกระบวนการก่อนการอบแห้งทั้ง 3 วิธีนั้น จะมีปริมาณความชื้นสมดุลลดลงเมื่ออุณหภูมิที่ใช้ในการอบแห้งสูงขึ้น

2.2 อัตราส่วนความชื้นและเวลาในการอบแห้ง

เมื่อพิจารณาความสัมพันธ์ของอัตราส่วนความชื้นกับเวลา จะเห็นว่าอัตราส่วนความชื้นจะค่อย ๆ ลดลงในช่วงต้นของกระบวนการอบแห้ง และจะมีการลดลงอย่างรวดเร็ว โดยลินจี้ที่อบที่อุณหภูมิ 60 , 70 และ 80 องศาเซลเซียส อัตราส่วนความชื้นจะลดลงอย่างรวดเร็วหลังจากอบแห้งผ่านไป 8 , 8 และ 4 ชั่วโมง ตามลำดับ เนื่องจากเปลือกลินจี้เป็นตัวขัดขวางการระเหยของน้ำ เมื่อทำการแกะเปลือกออกจึงทำให้อัตราส่วนความชื้นลดลงอย่างรวดเร็ว สาเหตุที่ไม่ทำการแกะเปลือกตั้งแต่เริ่มทำการอบแห้ง เพราะว่าการแกะเปลือกขณะลินจี้มีความชื้นสูงจะสูญเสียน้ำลินจี้ไประหว่างการแกะเปลือก

Karel (1975) รายงานว่า อัตราเร็วในการระเหยน้ำออกจากอาหารจะเกิดขึ้นอย่างรวดเร็ว กรณีที่ใช้อุณหภูมิเริ่มต้นในการอบแห้งสูง และอาหารที่ผ่านกระบวนการบางอย่าง เช่น การลวก หรือการสลายบางส่วนของเซลล์โลส จึงทำให้ผนังเซลล์ยอมให้น้ำซึมผ่านออกมาได้ง่ายขึ้น

การอบลินจี้แห้งที่อุณหภูมิ 60 องศาเซลเซียส ใช้ระยะเวลามากกว่าการอบที่อุณหภูมิ 70 และ 80 องศาเซลเซียส ทั้งนี้ เนื่องจากการอบแห้งที่อุณหภูมิต่ำอัตราการระเหยน้ำจะน้อยกว่าการอบแห้งที่อุณหภูมิสูง



ตารางที่ 4 แสดงความชื้นสมดุล (Equilibrium Moisture Content ; EMC) (% น้ำหนักแห้ง) ที่อุณหภูมิ 60 , 70 และ 80 องศาเซลเซียส

กรรมวิธี	อุณหภูมิที่ใช้ในการอบแห้ง , องศาเซลเซียส								
	60			70			80		
	1	2	3	1	2	3	1	2	3
ลวกในน้ำเดือดนาน	10.00	9.33	9.66	13.00	8.66	6.00	7.60	9.66	6.00
2 นาที	9.00	8.66	10.66	12.33	8.33	7.66	8.00	9.66	8.33
ค่าเฉลี่ย		9.55			9.33			8.20	
ลวกในน้ำเดือดที่มี	9.00	9.66	8.66	12.33	9.33	7.66	7.60	9.33	4.66
สารเคมีนานานานาที่	9.16	8.00	9.33	11.33	9.33	7.33	5.66	9.30	6.00
ค่าเฉลี่ย		8.96			9.55			7.09	
ลวกในน้ำเดือดที่มี	8.33	7.33	11.66	12.33	7.33	8.00	5.66	7.66	10.00
สารเคมีนานานานาที่	8.66	7.66	10.66	12.33	7.33	8.06	6.66	7.33	5.33
และผ่านการรมควัน									
ค่าเฉลี่ย		9.05			9.22			7.10	

3. การอบแห้ง

3.1 ประสิทธิภาพของตู้อบ

ในการทดสอบประสิทธิภาพของตู้อบใช้สมการของ Handerson and Pabis (1961) ในการอบแห้งถั่วลิสงดังนี้

$$MR = \frac{M - Me}{Mo - Me} = \exp(-kt)$$

ค่าของ M , Mo และ t ในแต่ละกรรมวิธีได้จากผลการทดลองและค่า Me ได้จาก ตารางที่ 4 เมื่อนำไปหาค่า k โดยมีค่า n = 1 แล้วนำไปพลอตลงในกระดาษกราฟเซมิล็อก และทดสอบการถดถอย จะสามารถหาค่า k ได้ ดังแสดงในรูปที่ 4-6 ดังนั้นจะเห็นว่าการอบแห้งทุก



กรรมวิธี จะเป็นไปตามสมการของ Handerson and Pabis (1961) ค่า k ของการอบแห้งโดยใช้ตู้อบไฟฟ้าดังแสดงในตารางที่ 5

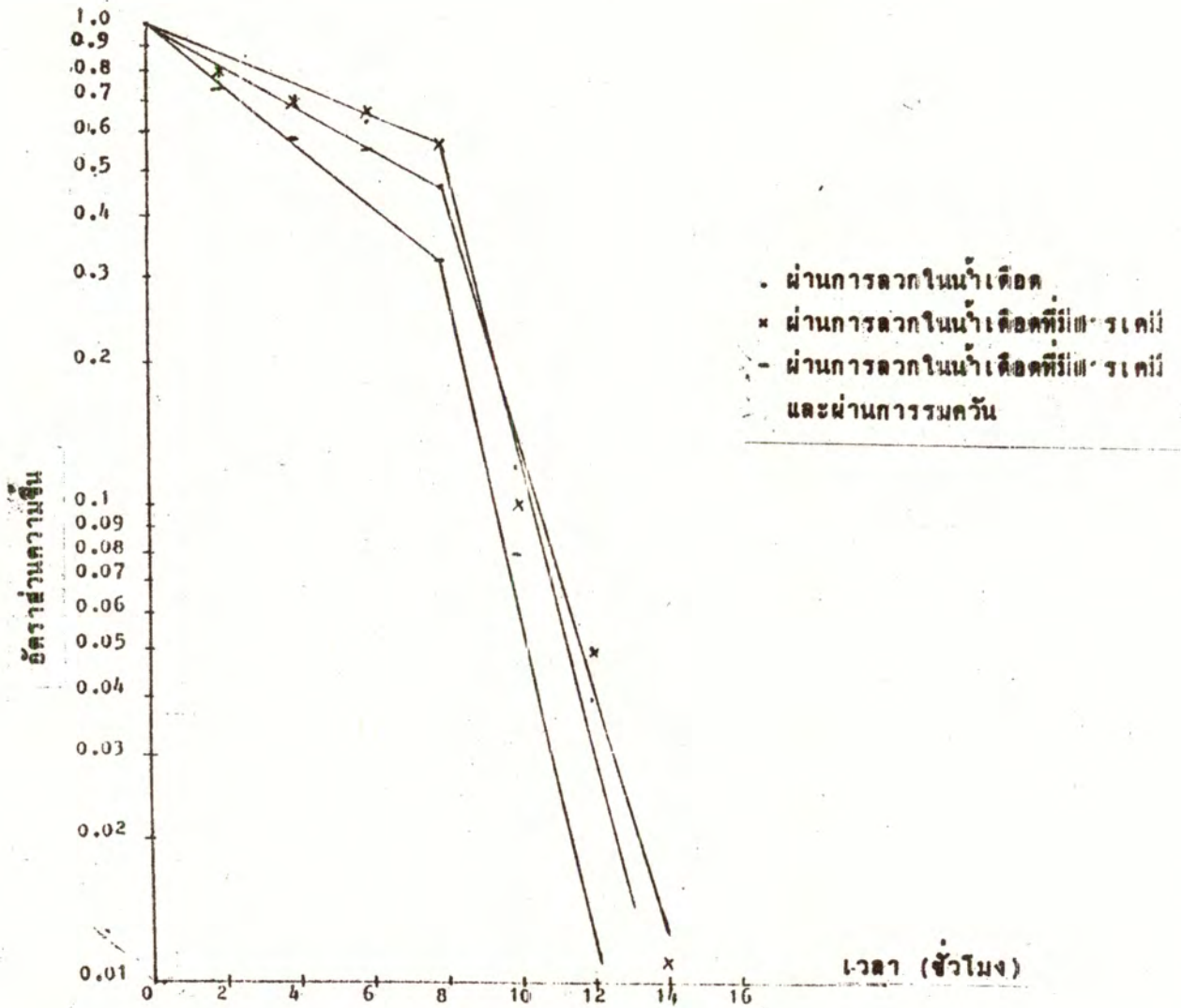
สำหรับค่า k ของถังอบที่อุณหภูมิ 70 องศาเซลเซียส มีค่า $k_1 = 0.0512$ (1/h) และ $k_2 = 0.3466$ (1/h) ดังแสดงในตารางที่ 7 จะเห็นว่าถ้าเปรียบเทียบค่า k_2 ระหว่างตู้อบไฟฟ้าและถังอบพบค่า k_2 ตู้อบไฟฟ้าจะมากกว่าถังอบ 24.08 % เนื่องจาก อัตราการถ่ายเทอากาศออกจากตู้อบไฟฟ้ามีค่าสูงกว่าถังอบประมาณ 30 %

ตารางที่ 5 แสดงค่าคงที่ (Drying Constant) ของลีนจ๊อบแห้งที่อุณหภูมิ 60 , 70 และ 80 องศาเซลเซียส ในตู้อบไฟฟ้า

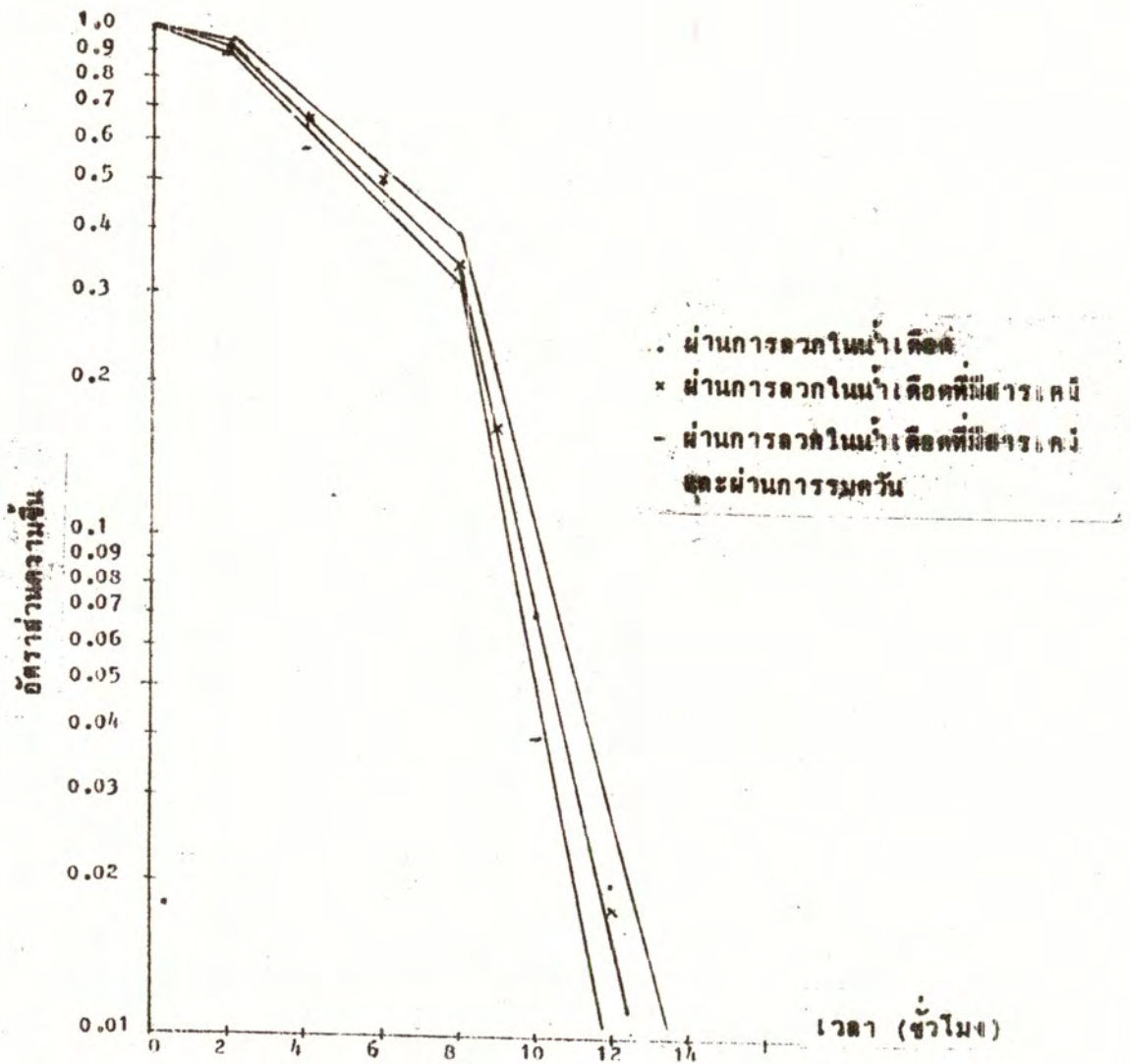
ค่าคงที่ (Drying Constant) , k (1/h)						
อุณหภูมิ (องศาเซลเซียส)	ลวกในน้ำเดือด		ลวกในน้ำเดือดที่มีสารเคมี		ลวกในน้ำเดือดที่มีสารเคมีและผ่านการรวมควัน	
	k_1	k_2	k_1	k_2	k_1	k_2
60	0.08432	0.61961	0.07223	0.63200	0.12480	0.66192
70	0.12211	0.61597	0.13338	0.74180	0.15854	0.86643
80	0.14052	1.07932	0.19413	1.17350	0.18875	1.31058

หมายเหตุ k_1 = ค่าคงที่ก่อนปอกเปลือก
 k_2 = ค่าคงที่หลังปอกเปลือก

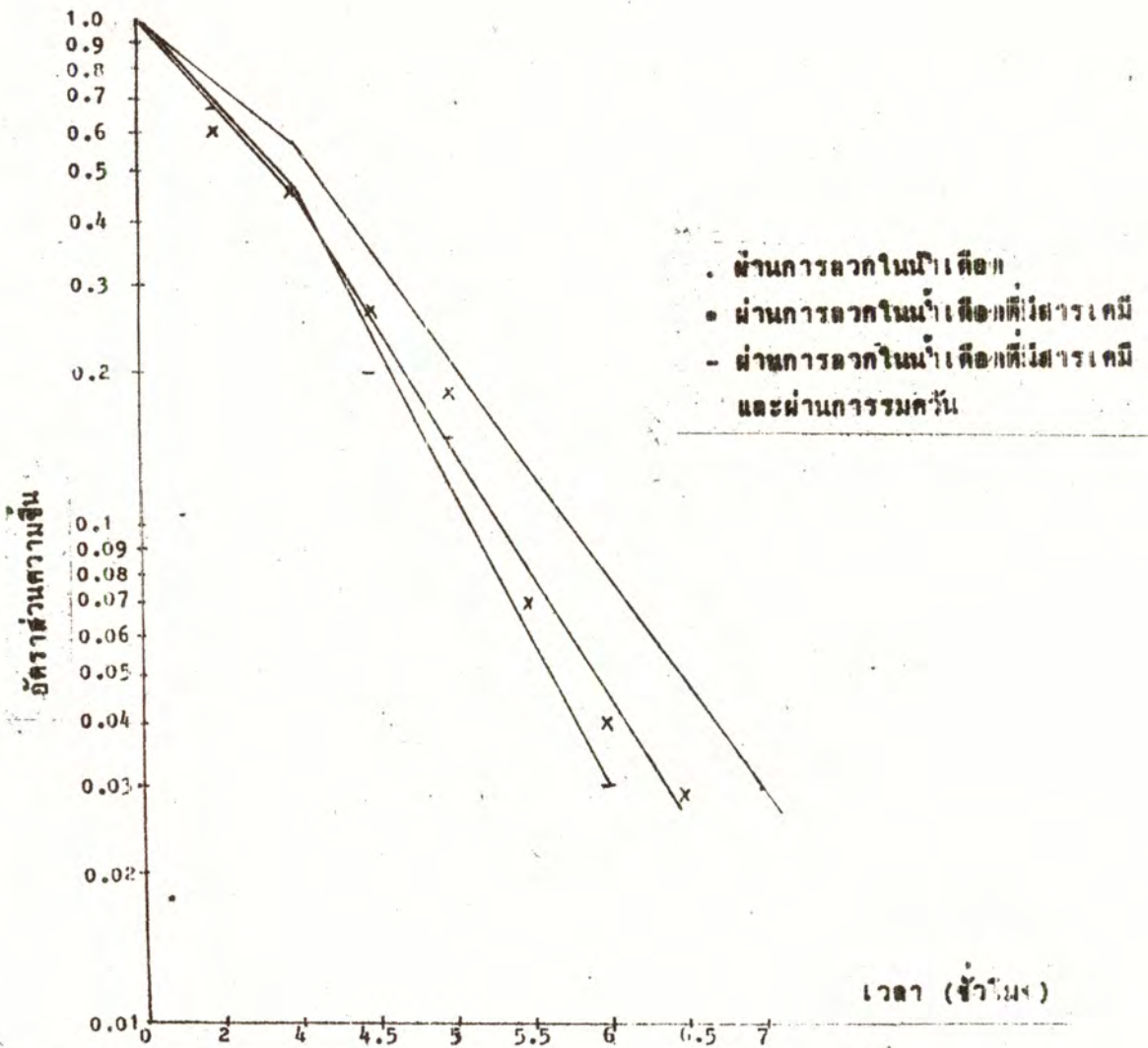
ในการวัดประสิทธิภาพของตู้อบ สามารถดูได้จากค่า k หลังการปอกเปลือก จะมีอัตราการอบแห้งเร็วกว่าก่อนการปอกเปลือก โดยค่า k_1 และ k_2 หาโดยใช้วิธีสมการถดถอยเชิงเส้น Linear Regression สมการที่ได้สามารถใช้ในการทำนายค่าความร้อนได้อย่างแม่นยำ (Coefficient of correlation > 95 %)



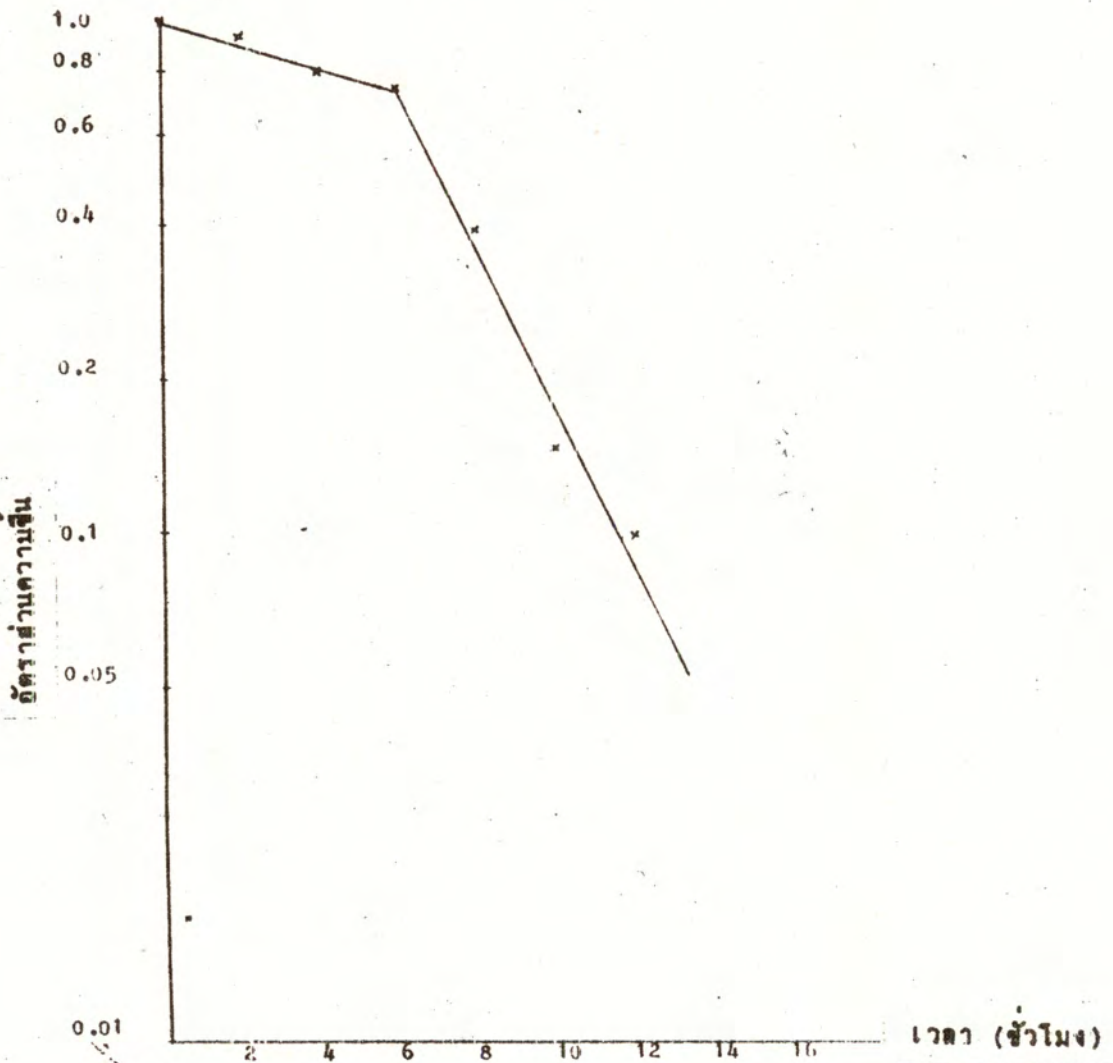
รูปที่ 4 แสดงอัตราส่วนความชื้นของลินจือบแห้งที่อุณหภูมิ 60 องศาเซลเซียส



รูปที่ 5 แสดงอัตราส่วนความชื้นของดินจุ่มบ่มแห้งที่อุณหภูมิ 70 องศาเซลเซียส



รูปที่ 6 แสดงอัตราส่วนความชื้นของลิ้นจี่อบแห้งที่อุณหภูมิ 80 องศาเซลเซียส



รูปที่ 7 แสดงอัตราส่วนความชื้นของดินที่ขอบแห่งที่จุดทศนิยม 70 องศาเซลเซียส ในถังอบ



3.2 ผลของขบวนการก่อนการอบแห้ง

จากการทดลองพบว่าค่าคงที่ (k) จะมีค่าเพิ่มขึ้นเมื่อน้ำล้นจี่มาผ่านการลวกในน้ำเดือดที่มีสารเคมี และค่าคงที่จะยังมีค่าเพิ่มขึ้นเมื่อน้ำล้นจี่มาผ่านการลวกในน้ำเดือดที่มีสารเคมี และผ่านการรมควันดังแสดงในตารางที่ 5 เนื่องจากด่าง (NaOH) สามารถละลายไซท์เคลือบผิวล้นจี่ออกไปได้บ้างทั้งยังทำให้เซลล์โลสมีการสลายตัวและยังมีผลทำให้ผิวหรือเปลือกของล้นจี่แตกออกเป็นร่องเล็ก ๆ นอกจากนี้การรมควันกัมมะถันยังทำให้ส่วนเปลือกล้นจี่มีการอ่อนตัวลง และทั้งนี้ยังมีผลทำให้อัตราการระเหยน้ำเร็วขึ้น โดยทำให้อัตราการอบแห้งหลังการปอกเปลือกของล้นจี่อบแห้งเร็วขึ้นดังแสดงในตารางที่ 5

การปอกเปลือกจะทำให้ค่า k มีค่าสูงขึ้น เนื่องจากเปลือกล้นจี่เป็นตัวขัดขวางของการระเหยของน้ำ อย่างไรก็ตาม การอบแห้งล้นจี่ให้มีระดับความชื้นลดลงเหลือประมาณร้อยละ 200 (น้ำหนักแห้ง) เพื่อลดปริมาณการสูญเสียน้ำในระหว่างการปอกเปลือกดังแสดงในรูปที่ 4-7

3.3 สมการการอบแห้งชั้นบาง (Thin layer drying equation)

Overhults et al. (1973) และ White (1981) ได้ศึกษาการอบแห้งถั่วลิสงแบบชั้นบาง โดยใช้ถั่วลิสงที่มีความชื้น 20-30 % อุณหภูมิของอากาศร้อนที่ใช้ออบแห้งระหว่าง 38-140 องศาเซลเซียส และ 37.8-104.4 องศาเซลเซียส ตามลำดับ เขาได้ประยุกต์สมการของ Page (1949) เพื่อใช้อธิบายข้อมูลที่ได้จากการทดลอง

ในการศึกษาการอบแห้งครั้งนี้ ความชื้นเริ่มต้นของล้นจี่เฉลี่ยร้อยละ 82.65 พบว่าสามารถใช้สมการของ Henderson (Henderson และ Pabis, 1961) อธิบายข้อมูลที่ได้จากการอบแห้งล้นจี่ที่อุณหภูมิ 60, 70 และ 80 องศาเซลเซียส ดังแสดงในรูปที่ 4-7

henderson และ Pabis (1961) ได้ใช้ความสัมพันธ์ของสมการแบบ Arrhenius เพื่อหาความสัมพันธ์ของค่าคงที่ k กับอุณหภูมิที่ใช้ออบแห้งในรูปของอุณหภูมิสัมบูรณ์รูปแบบของสมการที่ได้จากการศึกษาครั้งนี้นั้นมีดังนี้คือ

$$\ln k = a + \frac{b}{T_a}$$

$$\ln k_1 = 5.23561 - \frac{4382.205}{T_a} \quad (R^2 = 0.996)$$

$$\ln k_2 = 11.75356 - \frac{7314.032}{T_a} \quad (R^2 = 0.980)$$



โดย

a , b = ค่าคงที่

Ta = อุณหภูมิสัมบูรณ์ของอากาศที่ใช้ออบแห้ง (องศาโรเมอร์)

ตัวอย่างที่ใช้ คือ ลินจี้ผ่านการลวกในน้ำเดือดที่มีสารเคมีและผ่านการรมควัน

4. การประเมินผลทางประสาทสัมผัส

โดยการประเมินผลทางประสาทสัมผัสล้นจ๊อบแห้งในด้านสี , กลิ่น , รสชาติ เนื้อสัมผัส และความชอบรวมโดยการชิม ได้ผลการวิเคราะห์ทางสถิติดังนี้

การยอมรับคุณภาพด้านสี พบว่า ผลของอุณหภูมิและชบวนการก่อนการอบแห้ง ไม่มีผลต่อการยอมรับของผู้บริโภคด้านสี ล้นจ๊อบแห้งจะมีสีเหลืองปนน้ำตาล โดยผู้บริโภคจะยอมรับล้นจี้ที่อบที่อุณหภูมิต่าง ๆ และผ่านชบวนการอบแห้ง โดยไม่มีความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติที่ระดับความเชื่อมั่นร้อยละ 95

การยอมรับคุณภาพด้านกลิ่น พบว่า ผลของอุณหภูมิและชบวนการก่อนการอบแห้งไม่มีผลต่อการยอมรับของผู้บริโภคด้านกลิ่น โดยผู้บริโภคจะยอมรับล้นจี้ที่อบที่อุณหภูมิต่าง ๆ และผ่านชบวนการก่อนการอบแห้ง โดยไม่มีความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติที่ระดับความเชื่อมั่นร้อยละ 95

การยอมรับคุณภาพด้านรสชาติ รสชาติของล้นจ๊อบแห้งที่อุณหภูมิ 60 , 70 และ 80 องศาเซลเซียส และผ่านชบวนการก่อนการอบแห้งด้วยวิธีต่าง ๆ มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติที่ระดับความเชื่อมั่นร้อยละ 95 ผลผลิตของล้นจ๊อบแห้งที่อุณหภูมิ 60 และ 70 องศาเซลเซียส มีรสชาติดีกว่าการอบล้นจี้ที่อุณหภูมิ 80 องศาเซลเซียส ทั้งนี้อาจเป็นผลจากชบวนการคาราเมล (Caramellization) ซึ่งกล่าวได้ว่า น้ำตาล เมื่อถูกความร้อนสูงจะทำให้มีความเข้มข้นเพิ่มขึ้น และเมื่อสัมผัสกับอุณหภูมิสูงเช่นที่ 80 องศาเซลเซียส จะทำให้น้ำตาลไหม้และทำให้เกิดรสขม พบว่าน้ำตาลไหม้จะให้รสขมซึ่งเป็นสารที่เรียกว่า "Aceyl-formoin" (ภาวิณี , 2528) อย่างไรก็ตามล้นจ๊อบแห้งที่อุณหภูมิ 60 องศาเซลเซียส และผ่านการลวกในน้ำเดือดได้รับการยอมรับสูงสุด โดยได้รับคะแนนเฉลี่ย 3.60 คะแนน เพราะน้ำตาลในล้นจี้มีความเข้มข้นพอเหมาะ โดยใช้อุณหภูมิต่ำ และใช้เวลาในการอบนาน นอกจากนั้นการผ่านการลวกในน้ำเดือด ทำให้น้ำที่มีอยู่ในเซลล์จะค่อย ๆ ระบายออกอย่างช้า ๆ ทำให้ได้รสชาติดี เนื่องจากไม่เกิดกลิ่นน้ำตาลไหม้



การยอมรับคุณภาพด้านเนื้อสัมผัส เนื้อสัมผัสของลีนจ๊อบแห่งที่อุณหภูมิตั้งที่ 60 , 70 และ 80 องศาเซลเซียส และผ่านขบวนการก่อนการอบแห้งด้วยวิธีต่าง ๆ มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติที่ระดับความเชื่อมั่นร้อยละ 95 โดยลีนจ๊อบแห่งที่อุณหภูมิตั้งที่ 60 องศาเซลเซียส ซึ่งผ่านการลวกในน้ำเดือดและผ่านการลวกในน้ำเดือดและการรมควัน ได้รับการยอมรับสูงสุด โดยได้คะแนนเฉลี่ย 3.70 และ 3.63 ตามลำดับ โดยผลิตภัณฑ์ลีนจ๊อบแห่งที่อุณหภูมิตั้งที่ 60 องศาเซลเซียส มีเนื้อสัมผัสดีกว่า เพราะว่าปริมาณน้ำที่อยู่ในเซลล์จะระเหยออกอย่างช้า ๆ และมีความสม่ำเสมอ ทำให้ผลิตภัณฑ์มีเนื้อสัมผัสดี นอกจากนี้พบว่าที่อุณหภูมิตั้งสูงขึ้นไป เนื้อสัมผัสที่แข็งกระด้าง และเกิดการเหี่ยวยุบมาก โครงสร้างของผนังเซลล์มีลักษณะแข็งแรงและยืดหยุ่นได้ เมื่อเนื้อเยื่อผ่านขบวนการการบางอย่าง เช่นการลวกพบว่าผนังเซลล์จะมีลักษณะการยอมให้ของเหลวซึมผ่านได้ง่ายขึ้น ความเต่งของเซลล์จะหายไป โครงสร้างของอาหารจะเกิดการเปลี่ยนแปลงทันทีเมื่อผ่านขบวนการอบแห้ง เนื่องจากการเคลื่อนที่ของของเหลว และการเหี่ยวยุบจะทำให้การเคลื่อนที่ส่งผ่านมวลเปลี่ยนแปลงไปในระหว่างการอบแห้ง ดังนั้นถ้าสามารถควบคุมอัตราการเคลื่อนที่ของน้ำภายในอาหารกับการระเหยที่บริเวณผิวหน้าไม่ให้แตกต่างกันมากนักก็จะเกิดการเหี่ยวยุบขึ้นน้อยมาก แต่ถ้าหากอุณหภูมิตั้งเริ่มต้นในการอบแห้งสูงเกินไป ก็ทำให้อาหารแห้งและแข็งในขณะที่ภายในยังนุ่มอยู่ การเหี่ยวยุบจะเกิดสูง (สมบัติ , 2529) การอบลีนจ๊อบแห่งที่อุณหภูมิตั้งต่ำจะทำให้อัตราการระเหยน้ำช้าและใช้เวลานานกว่าแต่จะได้เนื้อสัมผัสที่ดี และไม่แข็งกรอบจนเกินไปการลวกด้วยโซเดียมไฮดรอกไซด์ นอกจากจะมีผลทำให้อัตราการระเหยน้ำเร็วขึ้น แล้วยังไม่มีผลทำให้เนื้อสัมผัสของลีนจ๊อบแห่งเปลี่ยนแปลง

การยอมรับด้านความชอบรวม พบว่า ลีนจ๊อบแห่งที่อุณหภูมิตั้งที่ 60 , 70 และ 80 องศาเซลเซียส และผ่านขบวนการก่อนการอบแห้งด้วยวิธีการต่าง ๆ มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติที่ระดับความเชื่อมั่นร้อยละ 95 โดยลีนจ๊อบแห่งที่อุณหภูมิตั้งที่ 60 องศาเซลเซียส ซึ่งผ่านการลวกในน้ำเดือดที่มีสารเคมี และผ่านการรมควันได้รับการยอมรับสูงสุด โดยได้คะแนนเฉลี่ย 3.66 เนื่องจากได้ลีนจ๊อบแห่งที่มีสี กลิ่น และเนื้อสัมผัสที่ผู้บริโภคส่วนใหญ่ต้องการ ส่วนลีนจ๊อบแห่งที่อุณหภูมิตั้งที่ 80 องศาเซลเซียส จะได้ผลิตภัณฑ์ลีนจ๊อบแห่งที่มีลักษณะคุณภาพที่ผู้บริโภคยอมรับต่ำที่สุด ทั้งทางด้านรสชาติ และเนื้อสัมผัส ซึ่งเป็นผลเนื่องมาจากการได้รับอุณหภูมิสูงเป็นเวลานาน ทำให้เกิดรสชาติขม เนื้อสัมผัสแข็ง และมีสีคล้ำ



ตารางที่ 6 แสดงการประเมินผลทางประสาทสัมผัสในลักษณะสี , กลิ่น , รสชาติ , ลักษณะเนื้อสัมผัส และความชอบรวม ของลีนี้อบแห้งที่อุณหภูมิ 60 , 70 และ 80 องศาเซลเซียส

คะแนนยอมรับของผู้บริโภค					
กรรมวิธี	สี	กลิ่น	รสชาติ	ลักษณะเนื้อสัมผัส	ความชอบรวม
T ₁ R ₁	3.40 ^a	3.23 ^a	3.60 ^a	3.70 ^a	3.43 ^{ab}
T ₁ R ₂	3.33 ^a	2.82 ^a	3.10 ^{abc}	3.13 ^{abc}	3.30 ^{ab}
T ₁ R ₃	3.43 ^a	3.33 ^a	3.37 ^{ab}	3.63 ^a	3.67 ^a
T ₂ R ₁	3.77 ^a	3.40 ^a	3.17 ^{abc}	3.43 ^{ab}	3.37 ^{ab}
T ₂ R ₂	3.40 ^a	3.47 ^a	3.47 ^a	2.83 ^{bc}	3.40 ^{ab}
T ₂ R ₃	3.27 ^a	3.36 ^a	3.13 ^{abc}	3.27 ^{abc}	3.20 ^{ab}
T ₃ R ₁	3.01 ^a	3.66 ^a	2.73 ^{bc}	2.87 ^{bc}	2.93 ^{ab}
T ₃ R ₂	3.33 ^a	2.90 ^a	2.53 ^c	2.70 ^{bc}	2.50 ^b
T ₃ R ₃	2.93 ^a	2.97 ^a	2.90 ^{abc}	2.63 ^c	2.63 ^b

หมายเหตุ : T₁ R₁ = ลีนี้อบแห้งที่อุณหภูมิ 60 องศาเซลเซียสผ่านการลวกในน้ำเดือด
 T₁ R₂ = ลีนี้อบแห้งที่อุณหภูมิ 60 องศาเซลเซียสผ่านการลวกในน้ำเดือดที่มีสารเคมี
 T₁ R₃ = ลีนี้อบแห้งที่อุณหภูมิ 60 องศาเซลเซียสผ่านการลวกในน้ำเดือดที่มีสารเคมีและผ่านการรมควัน
 T₂ R₁ = ลีนี้อบแห้งที่อุณหภูมิ 70 องศาเซลเซียสผ่านการลวกในน้ำเดือด
 T₂ R₂ = ลีนี้อบแห้งที่อุณหภูมิ 70 องศาเซลเซียสผ่านการลวกในน้ำเดือดที่มีสารเคมี
 T₂ R₃ = ลีนี้อบแห้งที่อุณหภูมิ 70 องศาเซลเซียสผ่านการลวกในน้ำเดือดที่มีสารเคมีและผ่านการรมควัน



- $T_3 R_1 =$ ลีนจ๊อบแห่งที่อุณภูมิ 80 องศาเซลเซียสผ่านการลวกในน้ำเดือด
- $T_3 R_2 =$ ลีนจ๊อบแห่งที่อุณภูมิ 80 องศาเซลเซียสผ่านการลวกในน้ำเดือดที่มี
สารเคมี
- $T_3 R_3 =$ ลีนจ๊อบแห่งที่อุณภูมิ 80 องศาเซลเซียสผ่านการลวกในน้ำเดือดที่มี
สารเคมีและผ่านการรมควัน
- * ที่ระดับความเชื่อมั่นร้อยละ 95



ตารางที่ 7 คุณภาพด้านสีของลินจอบแห้งที่อุณหภูมิ 60 องศาเซลเซียส จากการทดลองเก็บใน
ระยะเวลาต่าง ๆ

เวลา (เดือน)	กรรมวิธี ซ้ำที่	T ₁	T ₂	T ₃
0	1	7.5 YR 7/10	7.5 YR 6/8	7.5 YR 6/10
	2	10 YR 7/8	7.5 YR 7/10	10 YR 7/10
	3	7.5 YR 6/10	7.5 YR 7/8	10 YR 7/8
3	1	7.5 YR 4/6	7.5 YR 4/6	7.5 YR 6/6
	2	7.5 YR 5/8	7.5 YR 5/6	7.5 YR 6/8
	3	7.5 YR 6/6	7.5 YR 5/8	7.5 YR 6/8
6	1	7.5 YR 4/2	7.5 YR 4/2	7.5 YR 6/8
	2	7.5 YR 4/4	7.5 YR 4/4	7.5 YR 5/6
	3	7.5 YR 4/4	7.5 YR 4/4	7.5 YR 4/6

T₁ = ผ่านการลวกในน้ำเดือด

T₂ = ผ่านการลวกในน้ำเดือดที่มีสารเคมี

T₃ = ผ่านการลวกในน้ำเดือดที่มีสารเคมีและผ่านการรมควัน



ตารางที่ 8 คุณภาพด้านสีของลันจอบแห่งที่อุทุมภูมิจากการทดลองเก็บใน
ระยะเวลาต่าง ๆ

เวลา (เดือน)	กรรมวิธี ซ้ำที่	กรรมวิธี		
		T ₁	T ₂	T ₃
0	1	5 YR 6/6	5 YR 6/10	5 YR 7/10
	2	5 YR 6/8	5 YR 6/10	5 YR 6/10
	3	5 YR 6/8	5 YR 6/10	5 YR 6/12
3	1	5 YR 4/6	5 YR 5/4	5 YR 5/6
	2	5 YR 4/6	5 YR 4/6	5 YR 5/4
	3	5 YR 4/6	5 YR 5/4	5 YR 5/6
6	1	5 YR 3/2	5 YR 3/2	5 YR 4/2
	2	5 YR 3/2	5 YR 3/2	5 YR 4/4
	3	5 YR 4/4	5 YR 3/2	5 YR 4/6

T₁ = ผ่านการลวกในน้ำเดือด

T₂ = ผ่านการลวกในน้ำเดือดที่มีสารเคมี

T₃ = ผ่านการลวกในน้ำเดือดที่มีสารเคมีและผ่านการรมควัน



ตารางที่ 9 คุณภาพด้านสีของสีจอบแห้งที่อุณหภูมิ 80 องศาเซลเซียส จากการทดลองเก็บในระยะเวลาต่าง ๆ

เวลา (เดือน)	กรรมวิธี ซ้ำที่	กรรมวิธี		
		T ₁	T ₂	T ₃
0	1	2.5 YR 6/14	2.5 YR 6/12	2.5 YR 5/10
	2	2.5 YR 6/10	2.5 YR 5/10	2.5 YR 5/8
	3	2.5 YR 6/10	2.5 YR 5/10	2.5 YR 6/4
3	1	2.5 YR 4/8	2.5 YR 5/6	2.5 YR 4/8
	2	2.5 YR 4/6	2.5 YR 4/6	2.5 YR 5/6
	3	2.5 YR 4/4	2.5 YR 5/6	2.5 YR 5/6
6	1	2.5 YR 4/2	2.5 YR 4/2	2.5 YR 4/2
	2	2.5 YR 4/2	2.5 YR 4/2	2.5 YR 4/2
	3	2.5 YR 4/2	2.5 YR 4/2	2.5 YR 4/2

T₁ = ผ่านการลวกในน้ำเดือด

T₂ = ผ่านการลวกในน้ำเดือดที่มีสารเคมี

T₃ = ผ่านการลวกในน้ำเดือดที่มีสารเคมีและผ่านการรมควัน



การตรวจสอบทางกายภาพด้านสี โดยใช้ Munsel Book of Color ^{สี} ลินจ์ทอป ที่อุณหภูมิ 60 , 70 และ 80 องศาเซลเซียส ที่เวลา 0 เดือน พบว่าเมื่อใช้อุณหภูมิที่สูงขึ้นสีของลินจ์จะค่อนข้างไปทางสีแดงแกมเหลือง และเมื่อระยะเวลาในการเก็บเพิ่มขึ้น สีของลินจ์ที่อบที่อุณหภูมิต่าง ๆ จะมีการเปลี่ยนแปลงเป็นสีน้ำตาลถึงสีน้ำตาลปนดำ โดยการเปลี่ยนแปลงจะเป็นสัดส่วนโดยตรงกับระยะเวลาในการเก็บ และพบว่าลินจ์ที่ผ่านการลวกในน้ำเดือดที่มีสารเคมีและผ่านการรมควันก่อนอบที่อุณหภูมิ 60 องศาเซลเซียส มีการเปลี่ยนแปลงในเรื่องสีน้อยที่สุด หลังการอบแห้งจะมีสีเหลืองส้มคือ 10 YR 7/8 ถึง 10 YR 7/10 เมื่ออายุการเก็บเพิ่มขึ้นสีจะค่อย ๆ เปลี่ยนไป โดยเมื่อเก็บรักษาไว้ 6 เดือน สีจะเปลี่ยนเป็นสีส้มเหลืองคือ 7.5 YR 4/6 ถึง 7.5 YR 5/6 ให้ผลดีในด้านการยอมรับเรื่องสี เพราะว่าหลังการอบแห้งลินจ์อบแห้งจะมีสีซีดและเมื่อเก็บรักษาไว้ 6 เดือน จะทำให้สีเข้มขึ้นเป็นสีส้มเหลือง ซึ่งเป็นที่ยอมรับของผู้บริโภค ส่วนลินจ์ที่ไม่ผ่านการรมควันจะมีการเปลี่ยนแปลงด้านสีมากกว่าคือ สีจะเปลี่ยนเป็นสีน้ำตาลคล้ำ คือ 7.5 YR 4/2 ถึง 7.5 YR 4/4 (ดังแสดงในตารางที่ 7) ทั้งนี้เนื่องจากการใช้ซิลเฟอร์ไดออกไซด์จะช่วยยับยั้งปฏิกิริยาสีน้ำตาลที่ไม่เกิดจากเอนไซม์ (Maillard reaction) ซึ่งเป็นปฏิกิริยาระหว่างน้ำตาล กรดอินทรีย์ กับกรดอะมิโน เมื่อปฏิกิริยานี้เกิดขึ้นในอาหารจะทำให้อาหารมีสีดำ สร้างกลิ่นรสต่าง ๆ ขึ้น (Roberts and Mc.Weeny , 1972) ผลของซิลเฟอร์ไดออกไซด์ ต่อปฏิกิริยานี้เกิดเนื่องจากซิลเฟอร์ไดออกไซด์ไปทำให้สารที่เกิดขึ้นระหว่างปฏิกิริยาอยู่ในรูปที่คงตัวขึ้น (Joslyn and Braverman , 1954)

สำหรับลินจ์ที่ผ่านการลวกในน้ำเดือดและผ่านการรมควันที่อุณหภูมิ 70 องศาเซลเซียส พบว่า หลังจากการอบแห้งผลิตภัณฑ์ลินจ์อบแห้งจะมีสีส้มคือ 5 YR 6/10 ถึง 5 YR 6/12 เมื่ออายุการเก็บรักษาเพิ่มขึ้นสีจะค่อย ๆ เปลี่ยนไปเป็นสัดส่วน โดยตรงกับระยะเวลาในการเก็บรักษาโดยเมื่อเก็บรักษาไว้ 6 เดือน สีจะเปลี่ยนเป็นสีน้ำตาลคล้ำ คือ 5 YR 4/2 ถึง 5 YR 4/6 สำหรับกรรมวิธีที่ไม่ผ่านการรมควัน จะมีการเปลี่ยนแปลงมากกว่า โดยจะเปลี่ยนเป็นสีน้ำตาลคล้ำคือ 5 YR 3/2 เนื่องจากปฏิกิริยาสีน้ำตาลที่ไม่ใช่เกิดจากเอนไซม์ (Maillard reaction)

สำหรับลินจ์ที่ผ่านการลวกในน้ำเดือดและผ่านการรมควันและอบที่อุณหภูมิ 80 องศาเซลเซียส พบว่าหลังการอบแห้งผลิตภัณฑ์ลินจ์อบแห้ง จะมีสีเหลืองแดง คือ 2.5 YR 6/4 ถึง 2.5 YR 5/8 เมื่ออายุการเก็บเพิ่มขึ้น สีจะค่อย ๆ เปลี่ยนไป โดยเมื่อเก็บรักษาไว้ 6 เดือน สีจะเปลี่ยนเป็นสีน้ำตาลเกือบดำ คือ 2.5 YR 4/2 โดยที่ระยะเวลาการเก็บ 6 เดือนนี้ ลินจ์ที่ผ่านขบวนการก่อนการอบแห้งทุกขบวนการ จะมีการเปลี่ยนแปลงของสีเท่ากันทุก



ขบวนการ ทั้งนี้เนื่องจากอัตราการเกิดสีน้ำตาลจะเพิ่มขึ้นอย่างเห็นได้ชัดเจน เมื่ออุณหภูมิเพิ่มขึ้นและอัตราการเกิดสีน้ำตาลยังขึ้นกับปริมาณความชื้นของอาหาร โดยปฏิกิริยาจะเกิดขึ้นอย่างช้า ๆ ในระบบที่มีสารละลายอย่างเจือจาง แต่ถ้าสารละลายเพิ่มขึ้นอันเนื่องจากการอบแห้งปฏิกิริยาจะเกิดขึ้นอย่างรวดเร็ว ซึ่งเมื่ออบอาหารที่อุณหภูมิสูง จะทำให้น้ำระเหยออกไปอย่างรวดเร็ว ความเข้มข้นของสารละลายก็จะมีมากขึ้น ก็จะส่งผลให้อัตราการเกิดสีน้ำตาลเกิดขึ้นอย่างรวดเร็วตามลำดับ (ไพบูรณ์ , 2532) และสาเหตุที่ลึกลงไปซึ่งผ่านการลวกในน้ำเดือดที่มีสารเคมี และผ่านการรมควันก่อนนำมาอบที่อุณหภูมิ 80 องศาเซลเซียส ไม่มีผลต่อการเปลี่ยนสีของลีนจี้เมื่อระยะเวลาในการเก็บรักษา 6 เดือน ทั้งนี้เพราะว่าจากการวิเคราะห์ปริมาณซิลเฟอร์ไดออกไซด์ในลีนจี้อบแห้งที่อุณหภูมิ 60 , 70 และ 80 องศาเซลเซียส และผ่านการลวกในน้ำเดือดที่มีสารเคมีและผ่านการรมควัน หลังจากเก็บรักษา 1 เดือน พบว่าปริมาณซิลเฟอร์ไดออกไซด์ในลีนจี้อบแห้งมีค่าเฉลี่ย 170.6 , 136.5 และ 128.0 ตามลำดับ ดังแสดงในตารางที่ 12 พบว่า ปริมาณซิลเฟอร์ไดออกไซด์ทุกกรรมวิธี มีปริมาณค่อนข้างต่ำ เนื่องจากเป็นการรมควันทั้งเปลือก ซึ่งเห็นว่าลีนจี้ที่อบที่อุณหภูมิ 80 องศาเซลเซียส มีปริมาณซิลเฟอร์ไดออกไซด์ในปริมาณที่น้อยกว่าที่อบที่อุณหภูมิ 60 และ 70 องศาเซลเซียส ตามลำดับ ทั้งนี้เนื่องจากซิลเฟอร์ไดออกไซด์เป็นสารที่ระเหยง่ายและไปรวมตัวกับสารอื่น กลายเป็นสารที่อยู่ตัวหรือหายไปโดยออกซิเดชัน (Green , 1976) นอกจากนี้ระดับของซิลเฟอร์ไดออกไซด์รูปอิสระ และรวมตัวในผลไม้ระหว่างกระบวนการรมควันและกระบวนการอบแห้งพบว่า ปัจจัยที่มีผลต่อระดับซิลเฟอร์ไดออกไซด์รูปอิสระและรูปรวมตัว ได้แก่ ระยะเวลาในการรมควัน ซึ่งระหว่างกระบวนการรมควันแก๊สซิลเฟอร์ไดออกไซด์จะรวมตัวกับส่วนประกอบในผลไม้ตั้งแต่ระดับน้อยจนถึงปานกลาง ทั้งนี้ขึ้นกับระยะเวลาที่ผลไม้สัมผัสกับผลกับซิลเฟอร์ไดออกไซด์ด้วย นอกจากนี้ พบว่าขนาดของผลไม้มีอำนาจในการดูดซึมซิลเฟอร์ไดออกไซด์ เพราะว่า พื้นที่ทั้งหมดที่เกี่ยวข้อง ในการดูดซึมจะมีมากกว่าเมื่อผลไม้มีขนาดเล็กกว่า จากเหตุผลอันเดียวกันผลไม้ที่มีขนาดเล็กมีผลทำให้การสูญเสียซิลเฟอร์ไดออกไซด์ในระหว่างการการอบแห้งมีมากตามลำดับและผลไม้ที่มีเปลือกจะเป็นอุปสรรคอย่างมากในการป้องกันไม่ให้ซิลเฟอร์ไดออกไซด์ซึมเข้าไปในผลไม้ระหว่างการทำให้แห้งเปลือกของผลไม้ จะทำให้ซิลเฟอร์ไดออกไซด์คงอยู่ได้ต่ำกว่าผลไม้ที่เปลือกเปลือกแล้ว (Mc. Bean et al , 1964)



5. การตรวจสอบทางกายภาพของลันจีสต์

คุณภาพทางกายภาพของลันจีสต์มีผลการตรวจสอบดังนี้

(1) ขนาดเฉลี่ย (Geometric mean diameter : GMD)

ลันจีสต์ที่ใช้ในการทดลองมีขนาดเฉลี่ย 31.44 มิลลิเมตร ส่วนเบี่ยงเบนมาตรฐาน 1.75 และมีพิสัย 28.02-34.53 มิลลิเมตร (ดังแสดงในตารางภาคผนวกที่ 1)

(2) ความหนาแน่น (Density)

ลันจีสต์ที่ใช้ในการทดลองมีความหนาแน่นเฉลี่ย 1,056.36 กก./ลบ.เมตร และมีพิสัย 1,016.95 - 1,071.52 กก./ลบ.เมตร (ดังแสดงในตารางภาคผนวกที่ 2)

(3) ความกลม (Roundness)

ลันจีสต์มีความกลมเฉลี่ย 0.89 (ดังแสดงในตารางภาคผนวกที่ 3) ซึ่งจะเห็นว่าลันจีสต์มีผลกลมรี

(4) ร้อยละของช่องว่างระหว่างผล (Percent void)

ร้อยละของช่องว่างระหว่างผลของลันจีสต์ มีค่าเฉลี่ยร้อยละ 37.73 และมีพิสัยร้อยละ 30.14-45.49 และมีปริมาตรเฉลี่ย 17.05 มิลลิลิตร (ดังแสดงในตารางภาคผนวกที่ 4)

(5) ความหนาแน่นเชิงปริมาตร (Bulk density)

ความหนาแน่นเชิงปริมาตรของลันจีสต์มีค่าเฉลี่ยร้อยละ 68.55 และมีพิสัยร้อยละ 61.00-75.00 (ดังแสดงในตารางภาคผนวกที่ 4)

6. การตรวจสอบทางเคมี

1. คุณภาพทางเคมีของลันจีสต์

โดยการสุ่มตัวอย่างลันจีสต์ที่ใช้ในการทดลองทุกกรรมวิธีมาวิเคราะห์คุณภาพทางเคมีได้แก่ ความเป็นกรดเป็นด่าง , ปริมาณกรด , สารละลายของแข็งทั้งหมด , อัตราส่วนน้ำตาลต่อกรด , ไขมัน และโปรตีนดังนี้



ตารางที่ 10 แสดงคุณภาพทางเคมีของลิ้นจี่สด

คุณภาพทางเคมี	ค่าเฉลี่ย	ส่วนเบี่ยงเบนมาตรฐาน	พิสัย
1. ความเป็นกรดเป็นด่าง (pH)	7.47	0.46	6.40-8.30
2. ร้อยละของปริมาณกรด (%acidity as citric acid)	0.37	0.14	0.23-0.72
3. ร้อยละของสารละลายของแข็ง ทั้งหมด (Total soluble solid ; Brix)	16.03	2.13	11.0-18.2
4. อัตราส่วนร้อยละต่อกรด (Brix : acid ratio)	47.83	14.02	19.88-71.42
5. ร้อยละของไขมัน	0.13	-	-
6. ร้อยละของโปรตีน	1.59	-	-

2. คุณภาพทางเคมีของลิ้นจี่อบแห้ง

โดยทำการวิเคราะห์คุณภาพทางเคมีของลิ้นจี่อบแห้ง ได้แก่ ปริมาณกรด , ไขมัน , โปรตีน , ปริมาณน้ำที่เป็นประโยชน์และปริมาณซิลิเฟอไรด์ออกไซด์ดังนี้



ตารางที่ 11 แสดงคุณภาพทางเคมีของล้นจ๊อบแห้ง

คุณภาพที่ตรวจสอบ กรรมวิธี	ร้อยละของปริมาณกรด ค่าเฉลี่ย ส่วนเบี่ยงเบน มาตรฐาน		ร้อยละของ โปรตีน ค่าเฉลี่ย ส่วนเบี่ยงเบนมาตรฐาน		ร้อยละ ของ ไขมัน	ปริมาณน้ำที่ (water activity)
T_1R_1	1.43	0.12	5.42	0.22	0.66	0.58
T_1R_2	1.40	0.21	5.03	1.43	0.44	0.56
T_1R_3	1.56	0.09	4.95	1.19	0.42	0.57
T_2R_1	1.56	0.24	6.16	1.70	0.82	0.55
T_2R_2	1.37	0.21	5.80	0.98	0.46	0.54
T_2R_3	1.67	0.08	5.95	0.99	0.25	0.56
T_3R_1	1.47	0.19	5.98	1.00	0.48	0.55
T_3R_2	1.58	0.19	5.90	0.87	0.30	0.50
T_3R_3	1.60	0.27	5.78	1.04	0.20	0.55
<p>T_1R_1 = อบที่อุณหภูมิ 60 องศาเซลเซียส ผ่านการลวกในน้ำเดือด</p> <p>T_1R_2 = อบที่อุณหภูมิ 60 องศาเซลเซียส ผ่านการลวกในน้ำเดือด ที่มีสารเคมี</p> <p>T_1R_3 = อบที่อุณหภูมิ 60 องศาเซลเซียส ผ่านการลวกในน้ำเดือด ที่มีสารเคมีและผ่านการ รมควัน</p> <p>T_2R_1 = อบที่อุณหภูมิ 70 องศาเซลเซียส ผ่านการลวกในน้ำเดือด</p> <p>T_2R_2 = อบที่อุณหภูมิ 70 องศาเซลเซียส ผ่านการลวกในน้ำเดือดที่มีสารเคมี</p> <p>T_2R_3 = อบที่อุณหภูมิ 70 องศาเซลเซียส ผ่านการลวกในน้ำเดือดที่มีสารเคมี และผ่านการ รมควัน</p> <p>T_3R_1 = อบที่อุณหภูมิ 80 องศาเซลเซียส ผ่านการลวกในน้ำเดือด</p> <p>T_3R_2 = อบที่อุณหภูมิ 80 องศาเซลเซียส ผ่านการลวกในน้ำเดือดที่มีสารเคมี</p> <p>T_3R_3 = อบที่อุณหภูมิ 80 องศาเซลเซียส ผ่านการลวกในน้ำเดือดที่มีสารเคมี และผ่านการ รมควัน</p>						



ตารางที่ 12 แสดงปริมาณซัลเฟอร์ไดออกไซด์ในล้นจ๊อบแห้งหลังจากการเก็บรักษา 1 เดือน

กรรมวิธี	ปริมาณซัลเฟอร์ไดออกไซด์ (ppm)			ค่าเฉลี่ย
	1	2	3	
1. อบที่อุณหภูมิ 60 องศาเซลเซียส ลวกในน้ำเดือดที่มีสารเคมีและผ่าน การรมควัน	179.2	179.2	153.6	170.6
2. อบที่อุณหภูมิ 70 องศาเซลเซียส ลวกในน้ำเดือดที่มีสารเคมี และ ผ่านการรมควัน	153.6	128.0	128.0	136.5
3. อบที่อุณหภูมิ 80 องศาเซลเซียส ลวกในน้ำเดือดที่มีสารเคมี และ ผ่านการรมควัน	128.0	128.0	128.0	128.0

จากผลการวิเคราะห์ปริมาณซัลเฟอร์ไดออกไซด์ ที่เหลืออยู่ในล้นจ๊อบแห้ง หลัง จากเก็บรักษา 1 เดือน พบว่า ล้นจ๊อบแห้งที่อุณหภูมิ 60 , 70 และ 80 องศาเซลเซียส มีปริมาณซัลเฟอร์ไดออกไซด์ที่เหลือน้อยลง (ดังแสดงในตารางที่ 12) จะเห็นว่าอุณหภูมิที่ใช้ใน การอบแห้งสูงขึ้นปริมาณซัลเฟอร์ไดออกไซด์จะมีปริมาณลดลง เนื่องจากซัลเฟอร์ไดออกไซด์เป็น สารไม่คงตัว สลายตัวได้ง่าย เมื่อถูกความร้อนสูง



สรุปผล

1. ตู้อบแห้ง

1.1 การอบแห้งโดยใช้ถังอบ (Bin drier) ใช้แก๊สหุงต้มเป็นเชื้อเพลิงจะใช้เชื้อเพลิงน้อยกว่าตู้อบไฟฟ้าร้อยละ 47.04

1.2 ตู้อบไฟฟ้ามีอัตราการอบแห้งเร็วกว่าถังอบ โดยตู้อบไฟฟ้าใช้เวลาในการอบลิ้นจี่แห้ง 14 ชั่วโมง ส่วนถังอบใช้เวลาในการอบลิ้นจี่แห้ง 19 ชั่วโมง โดยอัตราการถ่ายเทอากาศออกจากตู้อบไฟฟ้าสูงกว่าถังอบประมาณ 30 %

2. การอบแห้ง

2.1 ข้อมูลอัตราการอบแห้ง จะเป็นไปตามสมการเอกซ์โปเนนเชียล (Exponential Equation) โดยมีค่าคงที่ k (drying constant) เพียงค่าเดียว และจะมีค่าเพิ่มขึ้น เมื่อนำลิ้นจี่มาผ่านการลวกในน้ำเดือดที่มีสารเคมี และผ่านการรมควัน

2.2 เมื่ออุณหภูมิที่ใช้อบสูงขึ้น จะทำให้ค่า k สูงขึ้นด้วย

2.3 อัตราส่วนความชื้นจะค่อย ๆ ลดลงในช่วงต้นของขบวนการอบแห้ง และจะลดลงอย่างรวดเร็ว หลังจากการปกเปลือกเมื่อการอบแห้งผ่านไป 8 ,8 และ 4 ชั่วโมงที่อุณหภูมิ 60 , 70 และ 80 องศาเซลเซียส ตามลำดับ

2.4 การประเมินผลทางประสาทสัมผัส พบว่า ผู้บริโภคยอมรับลิ้นจี่อบแห้งที่อุณหภูมิ 60 องศาเซลเซียส ซึ่งผ่านการลวกในน้ำเดือดที่มีสารเคมี และผ่านการรมควันกำมะถันมากที่สุดในทุกคุณลักษณะอยู่ในเกณฑ์ดีพอใช้

2.5 การตรวจสอบคุณภาพในด้านสี พบว่า ลิ้นจี่ที่อบที่อุณหภูมิ 60 องศาเซลเซียส ซึ่งผ่านการลวกในน้ำเดือดที่มีสารเคมี และผ่านการรมควันกำมะถัน มีคุณภาพในด้านสีที่ผู้บริโภคยอมรับมากที่สุด โดยศึกษาอายุการเก็บในระยะเวลา 6 เดือน และสีของลิ้นจี่อบแห้งมีการเปลี่ยนเป็นสีน้ำตาล (Browning) เป็นสัดส่วนโดยตรงเมื่ออายุการเก็บรักษาเพิ่มขึ้น



เอกสารอ้างอิง

1. กำธร ญาติน้อย. 2516. Retention of Absorb Sulfur Dioxide in Fruit Tissue during Drying. สัมมนา. ภาควิชาวิทยาศาสตร์การอาหาร คณะเกษตรศาสตร์. มหาวิทยาลัยเกษตรศาสตร์
2. จรรยา วัฒนาทวิกุล และพิพัฒน์ พันพาไพโร. 2523. การตากแห้งโดยใช้ตู้อบแสงแดด วารสารอาหาร 12(1) : 60-65
3. นิรนาม. 2521. ข้อมูลการตลาดจังหวัดเชียงใหม่ ประจำปี 2530. สำนักงานพาณิชย์ จังหวัดเชียงใหม่
4. นิรนาม. 2531. สถิติการเพาะปลูกไม้ผลและไม้ยืนต้น ปีการเพาะปลูก 2530/2531. ฝ่ายวิเคราะห์ข้อมูลส่งเสริมการเกษตร กองแผนงานและโครงการพิเศษ กรมส่งเสริมการเกษตร.
5. นฤตม บุญหลง. 2521. วิทยาศาสตร์และเทคโนโลยีการอาหาร. กรุงเทพฯ: คณะเกษตรศาสตร์ มหาวิทยาลัยเกษตรศาสตร์
6. บรรจง นวลพลับ. 2527. ความเป็นไปได้ต่อแหล่งปลูกและสายพันธุ์ลิ้นจี่. ฐานเกษตรกรรม. 2(3) : 6-27
7. ไพบุญย์ ธรรมรัตน์วาลิก. 2532. กรรมวิธีการแปรรูปอาหาร. กรุงเทพฯ : โอเดียน-สโตร์.
8. ไพศาล ศุภางค์เสน. 2526. ลิ้นจี่ในออสเตรเลีย : วิธีการช่วยให้เปลือกลิ้นจี่ไม่เปลี่ยนสีและเน่าช้าลง. กสิกร. 56(4) : 188-185
9. ไพโรจน์ วิริยะวารีย์. 2526. ความก้าวหน้าทางเทคโนโลยีการผลิต INTERMEDIATE MOISTURE FOOD. (ADVANCE TECHNOLOGY IN IMF.) กรุงเทพฯ : ภาควิชาวิทยาศาสตร์และเทคโนโลยีการอาหาร มหาวิทยาลัยเชียงใหม่.
10. วิชัย หฤทัยธนาสันต์. 2518. หลักการถนอมและแปรรูปไม้ผลไม้เบื้องต้น. กรุงเทพฯ : มหาวิทยาลัยเกษตรศาสตร์.
11. ศรีมุล บุญรัตน์. 2527. การปลูกลิ้นจี่. สถานีทดลองพืชสวนฝาง เชียงใหม่.
12. ศรีมุล บุญรัตน์. 2527. การใช้เทคโนโลยีในการทำสวนลิ้นจี่. สถานีทดลองพืชสวนฝาง เชียงใหม่.
13. ศิริลักษณ์ ลิ้นธวัลย์. 2525. ทฤษฎีอาหารเล่ม 1 หลักการประกอบอาหาร. พิมพ์ครั้งที่ 4 กรุงเทพฯ : บริษัทรวุฒิการพิมพ์ จำกัด



14. สมยศ จรรยา. 2530. คู่มือแห้งแบบลดความชื้น. วารสารอาหาร. 17(2) : 103-106
15. Brooker , D.B. , Baker , A., Fred , W. and Hall , C.W. 1974. Drying Cereal Grain. 2nd Edition. Westport , Connecticut : AVI publishing Company.
16. Charm , S.E. 1987. Fundamental of Food Engineering. 3rd Edition. Westport , Connecticut : AVI publishing Company.
17. Desrosier , N.W. and Desrosier , J.N. 1977. The Technology of Food Preservation. 4th Edition. Westport , Connecticut : AVI Publishing Company.
18. Henderson , S.M. and Pabis , S. 1961. Grain Drying Theory I. Temperature Effect on Drying Coefficient. Journal of Agr.Eng. Res. 6(3) : 169-174
19. Henderson , S.M. 1974. Progress in Developing the Thin-layer Drying Equation. Trans. ASAE. 17(6) : 1167-1168 , 1172
20. Hunkill , W.V. and Schmidt , J.L. 1960. Drying Rate of Fully Exposed Grain Kernels. Trans.ASAE. 3(2) : 71-77 , 80.
21. Meyer , L.H. 1960. Food Chemistry. Tokyo : Charles E. Tule Company.
22. Mohsenin , N.N. 1980. Physical Properties of Plant and Animal Materials. New York : Gordon and Breach Science Publisher.
23. Nagy , S. and Shaw , P.E. 1980. Tropical and Subtropical Fruits. Westport , Connecticut : AVI publishing Company.
24. Overhults , D.G., White , G.M., Hamilton , H.E. and Ross, I.J. 1973. Drying Soy beans with Heated Air. Trans. of ASAE. 16 (1) : 112-113.
25. Pages , G. 1949. As cited by Wang , C.r. and Singh, R.P. 1978. Single Layer Drying Equation for Rough rice. ASAE Paper No. 78-3001



26. Phoungchandang , S. 1986. Development of Snall Scale Processing
for Green Pea. Bangkok : Master Degree Thesis. Asian
Institute of Technology.



ภาคผนวก



ตารางภาคผนวกที่ 1 แสดงเส้นผ่านศูนย์กลางเฉลี่ย (Geometric Mean Diameter ; GMD) ของลันจัสต์

ครั้งที่	จำนวนตัวอย่าง	ค่าเฉลี่ย (มล.)	ส่วนเบี่ยงเบนมาตรฐาน	พิสัย (มล.)
1	20	33.98	2.02	30.04 - 37.71
2	20	33.66	1.46	31.13 - 37.78
3	20	33.30	1.62	30.89 - 36.38
4	20	30.72	1.40	28.05 - 31.41
5	20	30.25	1.19	28.33 - 33.15
6	20	30.78	1.14	28.15 - 32.49
7	20	30.58	1.97	28.09 - 35.45
8	20	27.26	2.71	18.94 - 30.80
9	20	32.45	2.24	28.28 - 35.65
ค่าเฉลี่ย		31.44	1.75	28.02 - 34.53



ตารางภาคผนวกที่ 2 แสดงค่าความถ่วงจำเพาะ (Specific gravity) และความหนาแน่น (Density) ของลึนจัสต์

ครั้งที่	จำนวนตัวอย่าง	ความถ่วงจำเพาะ	ความหนาแน่น (กก./ลบ.เมตร)
1	20	1.069	1069.35
2	20	1.048	1048.20
3	20	1.016	1016.95
4	20	1.062	1062.32
5	20	1.065	1065.55
6	20	1.071	1071.52
7	20	1.056	1056.65
8	20	1.066	1066.00
9	20	1.052	1052.70
ค่าเฉลี่ย	20	1.056	1056.36



ตารางภาคผนวกที่ 3 แสดงการวัดเนื้อที่โดยวิธี Simpson's Rule และความกลม (Roundness) ของสันจั่วสด

ตัวอย่างที่	พ.ท.รวม ของสันจั่ว (ตร.ซม.)	ความกลม (Roundness)	ตัวอย่างที่	พ.ท.รวม ของสันจั่ว (ตร.ซม.)	ความกลม (Roundness)
1	9.56	0.91	16	9.34	0.86
2	11.18	0.81	17	8.29	0.87
3	13.04	0.79	18	9.48	0.84
4	10.75	0.93	19	8.55	0.89
5	10.32	0.94	20	11.64	0.92
6	11.49	0.90	21	10.46	0.97
7	10.40	0.83	22	10.17	0.86
8	7.91	0.85	23	12.25	0.97
9	8.55	0.87	24	10.75	0.90
10	10.03	0.81	25	12.10	0.93
11	9.34	0.89	26	10.60	0.92
12	9.21	0.91	27	10.60	0.91
13	7.18	0.96	28	12.41	0.92
14	8.55	0.89	29	-	-
15	10.32	0.93	30	-	-
-	-	-	-	10.15	0.89



ตารางภาคผนวกที่ 4 แสดงค่าร้อยละของช่องว่าง (% void) ความหนาแน่นเชิงปริมาตร (Bulk density) และปริมาตร (Volume) ของล้นจี้

ครั้งที่	ร้อยละของช่องว่าง (% void)	ความหนาแน่นเชิง ปริมาตร(Bulk density) %	ปริมาตร (Volume)มล.
1	38.75	63.50	17.50
2	35.95	64.00	20.02
3	38.46	61.00	19.84
4	40.91	73.00	15.15
5	35.92	68.00	16.55
6	40.43	72.50	16.54
7	33.58	75.00	16.60
8	45.49	70.00	11.35
9	30.14	70.00	19.96
ค่าเฉลี่ย	37.73	68.55	17.05