

การพัฒนาการอบแห้งปลาหมึกด้วย เครื่องอบแห้งแบบโมดูล

The Development of Drying Squid with a Solor Modular Dryer

จงจิตร หิรัญลาภ* วารุณี เตีย* เสริม จันทรฉาย** ศิรินุช จินดารักษ์***

บทคัดย่อ

เครื่องอบแห้งแบบโมดูลเป็นเครื่องอบแห้งที่มีลักษณะพิเศษ คือ สามารถทำการอบแห้งผลิตภัณฑ์ได้หลายชนิด สามารถควบคุมอุณหภูมิที่ใช้ในการอบแห้ง อัตราการไหลของอากาศ และอัตราการนำอากาศร้อนที่ผ่านการอบแห้งแล้วกลับมาใช้ใหม่ได้ในงานวิจัยนี้ได้ใช้เครื่องอบแห้งแบบโมดูลมาทำการทดลองอบแห้งปลาหมึก โดยทำการอบแห้งปลาหมึกได้ครั้งละประมาณ 10 กิโลกรัม (135 ตัว) จากความชื้นเริ่มต้นประมาณร้อยละ 82 มาตรฐานเปียก ให้มีความชื้นสุดท้ายประมาณร้อยละ 25 มาตรฐานเปียก ใช้เวลาในการอบแห้งทั้งหมดประมาณ 14 ชั่วโมง โดยเริ่มทำการอบแห้งที่อุณหภูมิ 60 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 5 ชั่วโมง แล้วลดอุณหภูมิลงเหลือ 40 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 9 ชั่วโมง จากการทดลองหาค่าตัวแปรการอบแห้งที่เหมาะสม พบว่าการอบแห้งที่อัตราการไหลของอากาศ 0.048 กิโลกรัมต่อวินาที และอัตราการนำอากาศร้อนที่ผ่านการอบแห้งแล้วกลับมาใช้ใหม่ร้อยละ 80 ของอากาศที่ใช้ทั้งหมด เป็นค่าตัวแปรที่เหมาะสมสำหรับการอบแห้งปลาหมึก เมื่อศึกษาการสิ้นเปลืองพลังงาน ในวันที่มีรังสีอาทิตย์ตกบนแผงรับแสง 19.05 เมกกะจูลต่อตารางเมตร และประสิทธิภาพของแผงรับแสงอาทิตย์มีค่าร้อยละ 28.84 มีการใช้พลังงานความร้อนในการอบแห้ง 12.29 เมกกะจูลต่อกิโลกรัมน้ำระเหย คิดเป็นพลังงานไฟฟ้าร้อยละ 44.43 พลังงานแสงอาทิตย์ร้อยละ 14.89 พลังงานความร้อนที่ได้จากมอเตอร์พัดลมเป่าอากาศร้อยละ 12.86 และพลังงานความร้อนที่ได้จากการนำอากาศร้อนที่ผ่านการอบแห้งแล้วกลับมาใช้ใหม่ร้อยละ 27.83 ของพลังงานที่ใช้ทั้งหมด เมื่อเปรียบเทียบกับ การอบแห้งที่ไม่มีการนำอากาศร้อนที่ผ่านการอบแห้งแล้วกลับมาใช้ใหม่ที่อุณหภูมิ และอัตราการไหลของอากาศเดียวกัน พบว่าสามารถประหยัดพลังงานได้ร้อยละ 25.86 ของพลังงานที่สิ้นเปลืองทั้งหมด เมื่อกำหนดอายุการใช้งานของเครื่องอบแห้ง 15 ปี ต้นทุนรวมที่ใช้ในการอบแห้ง ปลาหมึกมีค่า 13.84 บาทต่อกิโลกรัมน้ำระเหย

คำสำคัญ (Keywords) : เครื่องอบแห้งพลังงานแสงอาทิตย์ / ปลาหมึก / การอบแห้ง/
ความสิ้นเปลืองพลังงาน / พลังงานเสริม

* คณะพลังงานและวัสดุ สถาบันเทคโนโลยีพระจอมเกล้าธนบุรี กรุงเทพฯ

** ภาควิชาฟิสิกส์ คณะวิทยาศาสตร์ มหาวิทยาลัยศิลปากร วิทยาเขตพระราชวังสนามจันทร์ นครปฐม

*** ภาควิชาฟิสิกส์ คณะวิทยาศาสตร์ มหาวิทยาลัยนเรศวร พิษณุโลก

Abstract

The solar modular dryer has special characteristics, that it has the ability to dry various kinds of products, and also able to control the drying temperatures, the air-flow rates and the ratio of spent air to be recycled.

The research used the dryer for preserving squid, with a production capacity of 10 kg (135 squid). The initial moisture content of the product is 82% wb., with a finally moisture content of 25% wb.. The overall drying time is 14 hours by operating at 60 °C for the first 5 hours and 40 °C for the remaining 9 hours. The air-flow rate recorded was 0.048 kg/s, and 80% of the total air use for drying was recycled.

The energy consumption during drying was 12.29 MJ/kg H₂O evap., that is when solar radiation was at 19.05 MJ/m²-d, permitting a solar collector efficiency of 28.84% The electrical energy consumed 44.43% The heat generated from the blower consumed were 12.86%, the solar energy 14.89% and energy from recycle air was 27.83% of the total energy consumed. The comparison of drying at the same temperatures and air-flow rates with 80% recycled and without recycled, it was determined that if the air recycle 80% was saved the energy consumption 25.86% of the total energy consumption when without recycle.

The life expectancy of the system is 15 years, with an operation cost of drying squids at 13.84 Baht/kg H₂O evap.

Keywords :Solar dryer / Dried squid / Drying / Energy consumption / Auxiliary energy

บทนำ

การตากแห้งปลาหมึก มีการทำเป็นอุตสาหกรรมขนาดเล็ก และอุตสาหกรรมในครัวเรือนการอบแห้งปลาหมึกได้มีการพัฒนากรรมวิธีกันอย่างกว้างขวาง เนื่องจากปลาหมึกแห้งมีคุณค่าทางอาหารสูง กองโภชนาการ กรมอนามัย [1] ได้ทำการวิเคราะห์คุณค่าทางอาหารของปลาหมึกแห้งพบว่าปลาหมึกแห้งปริมาณโปรตีนสูง และยังเป็นแหล่งของวิตามิน B₁, B₂ และ Niacin ปลาหมึกแห้งสามารถทำรายได้เข้าประเทศโดยเป็นสินค้าออกได้อีกด้วย เรื่องอุไร โตกฤตญณะ และคณะ [2] รายงาน

ว่า มีการทำปลาหมึกแห้งหลายแบบ คือ ปลาหมึกแขวน ปลาหมึกแก้ว ปลาหมึกหนัง ปลาหมึกกลม และปลาหมึกวง การเรียกชื่อนี้ขึ้นอยู่กับวิธีการเตรียมปลาหมึกสด และ วิธีการตากแห้ง การพัฒนาการตากแห้งปลาหมึกเริ่มต้นจากการตากแห้งตามธรรมชาติ ในแต่ละท้องถิ่นจะมีกรรมวิธีที่แตกต่างกันออกไป ประเสริฐ รัตนชู [3] และ กอบแก้ว จรรยาสิทธิ์ [4] กล่าวถึงการตากแห้งปลาหมึกที่ตำบลบ้านเพ และที่หัวหิน ตามลำดับ ขั้นตอนเริ่มต้นการเตรียมปลาหมึกสดทั้งสองที่จะเหมือนกัน คือผ่ากลางลำตัว นำไส้ ไข่ และ

ส่วนที่อยู่ภายในออกให้หมดลอกหนังและครีบอก การล้าง ปลาหมึกจะแตกต่างกัน ที่บ้านเพลิง ด้วยน้ำทะเล แต่ที่หัวหินจะนำปลาหมึกไปแช่น้ำเกลือที่มีสีขาวขุ่นซึ่งมีส่วนผสมของผงชูรส น้ำตาล และยาฆ่าเชื้อ แล้วนำออกตาก โดยการแขวน หรือ ตากบนตะแกรง ประเสริฐ สายสิทธิ์ [5] รวบรวม กรรมวิธีการตากแห้งปลาหมึก พบว่า เมื่อล้าง ปลาหมึกให้สะอาดแล้ว นำมาแขวน หรือตากบน แผ่นกระดาน ถ้าแสงแดดดีจะใช้เวลาประมาณ 20-30 ชั่วโมง ถ้าแดดไม่ดีจะใช้ เวลาประมาณ 48-72 ชั่วโมง นำปลาหมึกแห้งที่ได้มาวางซ้อนกัน ใช้ผ้า ไบหรือพลาสติกคลุมไว้ นำเอาของหนักวางทับ ข้างบน ทิ้งไว้ประมาณ 2-3 วัน ปลาหมึกจะมี ลักษณะยืดหยุ่นมากขึ้นเนื่องจากการแพร่กระจาย ของความชื้นภายในเนื้อเยื่อขึ้นมาใหม่ จากนั้นจึง นำปลาหมึกมาตากแห้งอีก 1-2 วัน การตากแห้ง ปลาหมึกตามธรรมชาติต้องอาศัยแสงแดดช่วยใน การตากแห้ง ทำให้ไม่สามารถทำการตากแห้งได้ใน ฤดูฝน และสิ้นเปลืองค่าใช้จ่ายในการเก็บรักษา ปลาหมึกสดในวันที่ไม่มีแดด อีกทั้งยังประสบกับ ปัญหาการปนเปื้อนของฝุ่นละออง และการรบกวนจากแมลงอีกด้วย การตากแห้งในตู้อบแห้ง พลังงานแสงอาทิตย์ใช้ในการแก้ปัญหาดังกล่าวได้ บางส่วน อัญชลี ศิริโชค [6] ได้ศึกษาการตาก แห้งปลาหมึกในตู้อบแห้งพลังงานแสงอาทิตย์ ที่มี แผงรับรังสีขนาด 3.3 ตารางเมตร พื้นที่สำหรับวาง วัตุดิบ 2.0 ตาราง เมตร ทำการอบแห้งปลาหมึก 5 กิโลกรัม สามารถอบแห้งปลาหมึกได้ดีที่สุด มี อัตราการระเหยของน้ำ 0.380 กิโลกรัม/ชั่วโมง ในขณะที่การตากแห้งตาม ธรรมชาติมีอัตราการ ระเหยน้ำ 0.371 กิโลกรัม/ชั่วโมง และประสิทธิ ภาพเชิงความร้อนร้อยละ 13.45 ค่าใช้จ่ายในการ อบแห้งต่อหน่วยพลังงานของตู้อบแห้ง มีราคา ประมาณ 0.81 บาท/กิโลวัตต์-ชั่วโมง นอกจากนี้ การอบแห้งปลาหมึกด้วยเครื่องอบแห้งพลังงาน

อาทิตย์แล้ว ยังมีการแก้ไขปัญหาเรื่องการอบแห้ง ในวันที่ไม่มีแดด และในฤดูฝน โดยการอบแห้งใน ห้องอบแห้งที่ใช้แหล่งความร้อนจากแหล่งพลังงาน อื่น แสงไทย พจนสมพงษ์ และคณะ [7] กล่าวว่า ชาวบ้านที่จังหวัดสุราษฎร์ธานีทำการอบแห้งปลา หมึก โดยใช้ห้องอบแห้งที่ทำด้วยอิฐบล็อก ภายใน ห้องอบแห้งประกอบด้วยเตาความร้อนที่ใช้น้ำมัน โซลาร์เป็นเชื้อเพลิง พัดลมเป่าลมร้อน และพัดลม ดูดอากาศ ชั้นวางปลาหมึกสูง 1.5 เมตร ใช้เวลาใน การอบแห้ง 4-8 ชั่วโมง แต่ประสิทธิภาพของเครื่อง อบแห้งยังต่ำอยู่ และจากการไปดูงานการแห้งของ ชาวบ้านที่ตำบลบางเสร่ ได้มีการทำปลาหมึกแขวน ในห้องอบแห้งที่ทำด้วยไม้ขนาด 25 ตารางเมตร ใช้ความร้อนจากถ่านไม้ภายในห้องอบแห้งประกอบด้วย เตาถ่านขนาดกลาง 9 ลูก พัดลมเป่าอากาศ เป็นพัดลมดาน 3 ใบพัด 6 เครื่อง แบ่งการอบแห้ง ออกเป็น 2 ช่วง คือ ช่วงแรกใช้เวลาประมาณ 4-5 ชั่วโมง โดยเติมถ่านให้เต็มเตาอยู่เสมอ นำออกมา นวดและในช่วงที่ 2 ทำการอบแห้งจนกว่าจะได้ ความชื้นที่ต้องการอีกเป็นเวลา 11-12 ชั่วโมง แต่ จะใช้ถ่านน้อยๆ การตากแห้งด้วยแสงอาทิตย์หรือ การใช้เครื่องอบแห้งที่ผ่านมานี้ ไม่สามารถแก้ ปัญหาของการอบแห้งได้ทั้งหมด การพัฒนาเครื่อง อบแห้งแบบโมดูลเป็นการแก้ปัญหาทั้งหมดที่เกิดขึ้น เพราะเป็นเครื่องอบแห้งต้นแบบที่สามารถ ควบคุมตัวแปรที่จำเป็นสำหรับการอบแห้งได้ และ สามารถใช้อบแห้งผลิตภัณฑ์ได้หลายชนิด โดยใช้ พลังงานแสงอาทิตย์ร่วมกับแหล่งพลังงานอื่น ใน การวิจัยนี้เลือกใช้พลังงานไฟฟ้าเป็นพลังงานเสริม เพราะเป็นแหล่งพลังงานที่ง่ายต่อการควบคุม โดย ศึกษาผลของตัวแปรต่างๆ ที่มีต่อการอบแห้ง ปลาหมึกหาเงื่อนไขการทำงานที่เหมาะสม สำหรับการอบแห้งปลาหมึกของเครื่องอบแบบโมดูล และ หาต้นทุนการอบแห้งปลาหมึก

เครื่องอบแห้งแบบโมดูล

เครื่องอบแห้งแบบโมดูลซึ่งเป็นเครื่องอบแห้งที่ใช้พลังงานแสงอาทิตย์เป็นหลัก และใช้ไฟฟ้าเป็นพลังงานเสริมในกรณีที่ไม่มีแสงอาทิตย์ เครื่องอบแห้งนี้มีความสามารถในการอบแห้งผลิตภัณฑ์ได้หลายชนิด และสามารถกำหนดระยะเวลาในการอบแห้งได้ค่อนข้างคงที่ เพราะสามารถควบคุมตัวแปรที่จำเป็นในการอบแห้ง เช่น อุณหภูมิ อัตราการไหลของอากาศได้อีกที่ยังมีระบบที่ช่วยในการประหยัดพลังงาน คือ ระบบของการนำอากาศร้อนที่ผ่านการอบแห้งแล้วกลับมาใช้ใหม่ ระบบการไหลเวียนของอากาศภายในห้องอบแห้งเป็นแบบบังคับโดยใช้พัดลมเป่าอากาศ 746 วัตต์ การควบคุมอุณหภูมิภายในห้องอบแห้งใช้ เทอร์โมสแตท และใช้ขดลวดความร้อนไฟฟ้าขนาด 830 วัตต์ จำนวน 3 ตัว สำหรับให้ความร้อนกับเครื่องอบแห้งในกรณีอุณหภูมิภายในห้องอบแห้งไม่เพียงพอ แผงรับรังสีอาทิตย์เป็นแผ่นเรียบขนาด 2.5 ตารางเมตร ขนาดของตู้บรรจุผลิตภัณฑ์ 0.6 ตารางเมตร ท่อนำอากาศร้อน และท่อนำอากาศร้อนที่ผ่านการอบแห้งแล้วกลับมาใช้ใหม่มีขนาดเส้นผ่าศูนย์กลางภายใน 0.12 เมตร แสดงดังรูปที่ 1 ปลาหมึกแห้งที่ได้เป็นปลาหมึกแขวน ทำการอบแห้งปลาหมึกที่อุณหภูมิในช่วง 40-70 องศาเซลเซียส ความเร็วลมที่ใช้ในการอบแห้งอยู่ในช่วง 0.83-4 เมตรต่อวินาที และอัตราการนำอากาศร้อนที่ผ่านการอบแห้งแล้วกลับมาใช้ใหม่ร้อยละ 50 และ 80 ของอากาศที่ใช้แล้วทั้งหมด

วิธีการทดลองและผล

จากการสำรวจการอบแห้งปลาหมึกของชาวบ้านที่ทำการอบแห้งภายในตู้อบแห้งแบบที่ใช้ถ่านไม้เป็นเชื้อเพลิง พบว่าในการอบแห้งปลาหมึกจะแบ่งการอบแห้งเป็น 2 ช่วงอุณหภูมิ คือ ในช่วงแรกของการอบจะใช้อุณหภูมิสูงในการอบ และช่วง

ท้ายของการอบแห้งจะใช้อุณหภูมิต่ำ และใช้เวลาในการอบแห้งทั้งหมดประมาณ 16 ชั่วโมง ในงานวิจัยนี้ใช้ปลาหมึกกล้วยในการอบแห้งโดยมีความชื้นเริ่มต้นประมาณร้อยละ 82 มาตรฐานเปียก และปลาหมึกหลังอบแห้งแล้วมีความชื้นสุดท้ายประมาณร้อยละ 25 มาตรฐานเปียก และจากการทดลองในห้องปฏิบัติการพบว่าอุณหภูมิที่ใช้ในการอบแห้งที่เหมาะสม คือ อุณหภูมิ 60 องศาเซลเซียส และลดอุณหภูมิลงเหลือ 40 องศาเซลเซียสในช่วงหลัง ความเร็วลมที่ใช้ คือ 0.83 เมตรต่อวินาที ทำการปรับเทียบให้เป็นอัตราการไหลของอากาศสำหรับเครื่องอบแห้งแบบโมดูล มีค่าเท่ากับ 0.060 กิโลเมตรต่อวินาที และกำหนดอัตราการนำอากาศร้อนที่ผ่านการอบแห้งแล้วกลับมาใช้ใหม่ ร้อยละ 80 และร้อยละ 50 ของอากาศที่ใช้ในการอบแห้งทั้งหมด พิจารณาสภาวะการทำงานที่เหมาะสมของเครื่องอบแห้งแบบโมดูล จากลักษณะทางกายภาพของปลาหมึกแห้งที่ได้ ความสิ้นเปลืองพลังงาน และเวลาที่ใช้ในการอบแห้ง

พลังงานที่ใช้ในการอบแห้งปลาหมึกของเครื่องอบแห้งแบบโมดูล จะได้มาจากพลังงานแสงอาทิตย์ในเวลากลางวัน แต่ถ้าพลังงานแสงอาทิตย์ไม่สามารถทำให้อุณหภูมิภายในห้องอบแห้งร้อนได้ถึงอุณหภูมิที่กำหนดไว้แล้ว เครื่องควบคุมอุณหภูมิก็จะทำงานโดยอัตโนมัติ ทำให้อุณหภูมิในห้องอบแห้งร้อนขึ้น โดยใช้ความร้อนจากขดลวดไฟฟ้า และพลังงานที่ได้จากการนำอากาศร้อนที่ผ่านการอบแห้งแล้วกลับมาใช้ใหม่ จากการใช้พลังงานที่กล่าวมาข้างต้นนี้ จะแบ่งเป็นพลังงานที่สามารถประหยัดได้ คือ พลังงานที่ได้จากแผงรับรังสีอาทิตย์ และพลังงานจากการนำอากาศร้อนที่ผ่านการอบแห้งแล้วกลับมาใช้ใหม่ ส่วนพลังงานไฟฟ้าที่ใช้สำหรับขดลวดความร้อน และพัดลมเป่าอากาศภายในห้องอบแห้ง เป็นพลังงานที่สิ้นเปลืองสำหรับการอบแห้ง ผลการทดลองแสดงดังตาราง

Table 1 Experimental results of squid drying

Description	Test No.						
	1	2	3	4	5	6	7
Drying air condition							
temperature (°C)	60.0	60.0	60.0	60.0	60.0	60.0	60.0
	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0
air flow rate (kg/s)	0.036	0.036	0.048	0.048	0.060	0.060	0.048
fraction of air recycle (%)	50	80	50	80	50	80	No re.
Ambient condition							
temperature (°C)	29.4	30.9	31.6	29.9	32.9	31.0	30.1
relative humidity (%)	79.19	73.51	72.03	84.65	74.42	74.78	79.45
Condition of squid							
before drying (%db)	467.86	497.73	492.42	507.53	485.82	472.74	507.90
after drying (%db)	61.54	24.61	33.26	39.10	35.28	28.87	37.04
initial weight (kg)	9.09	9.67	9.51	9.72	8.51	9.83	8.69
dry matter (kg)	1.60	1.62	1.61	1.60	1.45	1.72	1.43
Solar radiation (MJ/m ² -d)	12.45	22.65	22.38	19.05	20.92	15.76	8.94
Energy consumption (MJ/kg H ₂ O evap.)							
Heater	6.50	4.59	4.48	5.46	5.62	5.80	7.74
Motor	1.63	1.67	1.40	1.58	1.90	1.88	2.20
Solar	1.74	1.93	3.37	1.83	4.02	1.96	2.06
Specific Energy Consumption	9.87	8.16	9.25	8.86	11.54	9.37	11.95
Recycle	1.63	2.37	1.85	3.42	2.46	4.03	0.00
Energy saving							
Solar (%)	15.11	18.02	30.66	14.89	27.71	12.64	16.77
Recycle (%)	14.71	22.56	16.62	27.83	12.61	30.09	0.00
Total (%)	29.92	40.58	47.28	42.72	41.32	42.73	16.77
Drying time (h)							
T = 60°C	5.00	5.00	5.00	5.00	5.00	5.00	5.00
T = 40°C	10.00	11.00	7.00	9.00	7.00	9.00	5.00
Total time (h)	15.00	16.00	12.00	14.00	12.00	14.00	10.00

จากตารางที่ 1 เมื่อพิจารณาด้านการสิ้นเปลืองพลังงานของการอบแห้ง พบว่าสภาวะอัตราการนำอากาศร้อนที่ผ่านการอบแห้งแล้วกลับมาใช้ใหม่ร้อยละ 80 สามารถประหยัดพลังงานได้มากที่สุดเมื่อพิจารณาถึงสมบัติทางกายภาพของปลาหมึกแห้ง และการกระจายของอากาศในห้องอบแห้ง พบว่าที่อัตราการไหลของอากาศ 0.048 กิโลกรัมต่อวินาที มีการกระจายของอากาศดีที่สุดในปลาหมึกแห้งที่ได้มีลักษณะดี แต่ถ้าวอบแห้งด้วยอัตราการไหลของอากาศ 0.036 กิโลกรัมต่อวินาที จะได้ปลาหมึกแห้งที่มีกลิ่น ไม่สามารถเก็บไว้ได้นาน อาจเนื่องมาจากในช่วงที่ปลาหมึกมีความชื้นสูง (ช่วงแรกของการอบแห้ง) มีอัตราการแห้งต่ำและถ้าวอบแห้งด้วยอัตราการไหลของอากาศ 0.060 กิโลกรัมต่อวินาที จะได้ปลาหมึกแห้งที่แข็งไม่นำมารับประทาน อัตราการอบแห้งแสดงได้ดังกราฟรูปที่ 2 และ รูปที่ 3 จากผลการทดลองสามารถสรุปได้ว่าสภาวะการทำงานของเครื่องอบแห้งที่เหมาะสมที่สุดสำหรับการอบแห้งปลาหมึกด้วยตู้อบแห้งแบบโมดูล คือ ที่อุณหภูมิ 60 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 5 ชั่วโมง และ ทำการอบแห้งที่อุณหภูมิ 40 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 9 ชั่วโมง รวมเวลาที่ใช้ในการอบแห้งทั้งหมด 14 ชั่วโมง อัตราการไหลของอากาศภายในห้องอบแห้ง 0.048 กิโลกรัมต่อวินาที และอัตราการนำอากาศร้อนที่ผ่านการอบแห้งแล้วกลับมาใช้ใหม่ร้อยละ 80 จะสามารถประหยัดพลังงานได้ และปลาหมึกแห้งจะมีลักษณะทางกายภาพที่ดี ตรงกับความต้องการของท้องตลาด และเวลาที่ใช้ในการอบแห้งใกล้เคียงกับการอบแห้งของชาวบ้าน

ประสิทธิภาพของแผงรับรังสีอาทิตย์ของเครื่องอบแห้งแบบโมดูล สามารถคำนวณได้จากสมการ [8]

$$e_c = 15.1 + 1553.2 m - 12,736.8 m^2 \dots\dots\dots (1)$$

เมื่อ e_c = ประสิทธิภาพของแผงรับรังสีอาทิตย์

ของเครื่องอบแห้งแบบโมดูล (%)

$$m = \frac{\text{อัตราการไหลของอากาศที่ผ่านแผงรับรังสีอาทิตย์ (กิโลกรัมต่อวินาที)}}{\dots\dots\dots}$$

จากการทดลอง เมื่อใช้อัตราการไหลเวียนกลับของอากาศร้อนที่ผ่านการอบแห้งแล้วกลับมาใช้ใหม่ร้อยละ 80 ทำให้อากาศไหลผ่านแผงรับรังสีอาทิตย์ร้อยละ 20 เมื่ออัตราการไหลของอากาศในห้องอบแห้ง 0.048 กิโลกรัมต่อวินาที แทนค่าอัตราการไหลของอากาศที่ผ่านแผงรับรังสีอาทิตย์ 0.0096 กิโลกรัมต่อวินาที จะได้ประสิทธิภาพของแผงรับรังสีอาทิตย์ร้อยละ 28.84 ในวันที่ทำการวิจัยพลังงานแสงอาทิตย์ที่ตกบนแผงรับรังสีอาทิตย์ มีค่า 19.05 เมกกะจูลต่อตารางเมตร และแผงรับรังสีอาทิตย์ขนาด 2.5 ตารางเมตร ค่าพลังงานแสงอาทิตย์ที่สามารถใช้ในการอบแห้งมีค่า 13.73 เมกกะจูล

พลังงานความร้อนที่ได้จากการนำอากาศร้อนที่ผ่านการอบแห้งแล้วกลับมาใช้ใหม่สามารถคำนวณได้จากสมการ

$$Q_{re} = m_{re} C_p (T_o - T_a) \dots\dots\dots (2)$$

เมื่อ

Q_{re} = พลังงานความร้อนที่ได้จากการนำอากาศร้อนที่ผ่านการอบแห้งแล้วกลับมาใช้ใหม่ (กิโลจูล/วินาที)

m_{re} = อัตราการไหลของอากาศร้อนที่นำกลับมาใช้ใหม่ (กิโลกรัมต่อวินาที)

C_p = ความจุความร้อนจำเพาะของอากาศ (กิโลจูลต่อกิโลกรัม องศาเซลเซียส)

T_o = อุณหภูมิอากาศร้อนที่ออกจากเครื่องอบแห้ง (องศาเซลเซียส)

T_a = อุณหภูมิอากาศแวดล้อม (องศาเซลเซียส)

จากการวิจัย โดยทำการอบแห้งที่อัตราการนำอากาศร้อนที่ผ่านการอบแห้งแล้วกลับมาใช้

ใหม่ร้อยละ 80 จะได้ค่าพลังงานความร้อนในส่วนนี้เท่ากับ 25.65 เมกกะจูล

สำหรับพลังงานไฟฟ้าที่ใช้ สำหรับมอเตอร์พัดลมเป่าอากาศภายในห้องอบแห้ง มีค่า 10.8 กิโลวัตต์ชั่วโมง แพลคเตอร์ที่ใช้ในการคิดเทียบพลังงานไฟฟ้ากับพลังงานความร้อนจากเชื้อเพลิงฟอสซิลมีค่า 2.93 และกำหนดให้ประสิทธิภาพของมอเตอร์พัดลมมีค่าร้อยละ 80 [9] จะได้พลังงานความร้อนที่ใช้ในการอบแห้งของพัดลมเป่าอากาศมีค่าเท่ากับ 11.81 เมกกะจูลและขดลวดความร้อนมีการใช้ไฟฟ้า 11.37 กิโลวัตต์ชั่วโมง มีค่าเท่ากับ 40.92 เมกกะจูลสำหรับสัดส่วนพลังงานที่ใช้ในการอบแห้งปลาหมึกสามารถแสดงได้ดังตาราง

Table 2 Energy consumption of the modular solar dryer

Energy source	Energy consumption (MJ/kg H ₂ O evap.)
Motor	1.58
Heater	5.46
Solar	1.83
Recycle	3.42
Total	12.29

จากตารางที่ 2 พบว่าพลังงานที่ใช้ในการอบแห้งปลาหมึก จะแบ่งออกเป็น พลังงานที่ได้จากการนำอากาศร้อนที่ผ่านการอบแห้งแล้วกลับมาใช้ใหม่ร้อยละ 27.83 พลังงานไฟฟ้าร้อยละ 57.28 และพลังงานที่ได้จากแผงรับแสงอาทิตย์ร้อยละ 14.89 ของพลังงานที่ต้องการในการอบแห้งปลาหมึก ซึ่งจะเห็นว่าพลังงานไฟฟ้าที่สามารถประหยัดได้มีค่าสูงถึงร้อยละ 42.72 ของพลังงานที่ต้องการทั้งหมดทำให้สามารถกล่าวได้ว่า ระบบการนำอากาศร้อนที่ผ่านการอบแห้งแล้วกลับมาใช้ใหม่นี้สามารถประหยัดพลังงานได้ เพราะอากาศที่ผ่าน

การอบแห้งแล้วอุณหภูมิที่สูงกว่าอากาศแวดล้อม การนำอากาศร้อนกลับมาใช้ใหม่ในสัดส่วนที่พอเหมาะจะทำให้ประหยัดพลังงานได้มาก เมื่อทำการเปรียบเทียบกับ การอบแห้งแบบระบบที่ไม่มีการนำอากาศร้อนกลับมาใช้ใหม่สามารถประหยัดพลังงานได้ร้อยละ 25.86 ของพลังงานที่ใช้ทั้งหมด แสดงดังกราฟรูปที่ 4 และ รูปที่ 5 ซึ่งแสดงถึงพลังงานที่ใช้ในการอบแห้งที่สภาวะ 0.048 กิโลกรัมต่อวินาที ในขณะที่มีการนำอากาศร้อนที่ใช้แล้วกลับมาใช้ใหม่ร้อยละ 80 และไม่มีการนำอากาศร้อนที่ใช้แล้วกลับมาใช้ใหม่ ตามลำดับ ส่วนพลังงานที่ได้จากแผงรับรังสีอาทิตย์ เมื่อแผงรับรังสีมีประสิทธิภาพร้อยละ 28.84 ที่ความเข้มแสงอาทิตย์ที่ตกบนแผงรับอาทิตย์ 19.05 เมกกะจูล ทำให้ประหยัดพลังงานไฟฟ้าได้ร้อยละ 14.89 และเป็นพลังงานที่ไม่ก่อให้เกิดปัญหาสิ่งแวดล้อมอีกด้วย

การวิเคราะห์ต้นทุนที่ใช้ในการอบแห้งปลาหมึก จากสมมติฐานที่ใช้ คือ

1. เงินทุนในการสร้างเครื่องอบแห้ง 34,478 บาท เมื่อได้รับการปรับราคาเป็นราคาในปัจจุบันจากราคาเดิม 32,000 บาท
2. อัตราส่วนลดตลอดอายุการใช้งาน ร้อยละ 15.75 ต่อปี
3. อายุการใช้งานของเครื่องอบแห้ง 15 ปี
4. ค่าบำรุงรักษาต่อปีร้อยละ 10 ของมูลค่าเครื่องอบแห้ง
5. ไม่คิดมูลค่าซากของเครื่องอบแห้ง
6. ค่าไฟฟ้าสำหรับขดลวดความร้อนและมอเตอร์ใช้ในการอบแห้ง 5,148.64 บาทต่อปี สำหรับค่าไฟฟ้าคิดด้วยอัตราค่าไฟฟ้าสำหรับกิจการขนาดเล็ก [10]
7. การทำงานของเครื่องอบแห้ง 14 ชั่วโมง/วัน อบแห้งปลาหมึกได้ 2,332.8 กิโลกรัม ปริมาณน้ำที่ระเหยได้ 1,800 กิโลกรัม และได้ปลาหมึกแห้ง

532.8 กิโลกรัม/ปี

8. กำหนด Escalation rate มีค่าร้อยละ 4 ต่อปี

จากสมมุติฐานดังกล่าวข้างต้น เมื่อคิดเป็นค่าใช้จ่ายรวมรายปี โดยใช้วิธี Levelized Annual Cost จะมีค่าใช้จ่ายรายปี 24,914.69 บาท ทำให้ทราบต้นทุนในการอบแห้งต่อกิโลกรัมน้ำระเหยเป็น 13.85 บาทต่อกิโลกรัมน้ำระเหย แบ่งต้นทุนในการอบแห้งออกเป็นส่วนๆ ตามที่มาของรายจ่ายที่ใช้คือ ต้นทุนสำหรับเครื่องอบแห้ง 3.40 บาทต่อกิโลกรัมน้ำระเหย ต้นทุนสำหรับค่าใช้จ่ายในการดำเนินการและค่าแรงงาน 7.00 บาทต่อกิโลกรัมน้ำระเหย และต้นทุนสำหรับพลังงานที่ใช้ในการอบแห้ง 3.45 บาทต่อกิโลกรัมน้ำระเหย เมื่อคิดเป็นร้อยละต่อต้นทุนที่ใช้ทั้งหมด มีค่าเท่ากับ 24.57 , 50.58 และ 24.93 ตามลำดับ

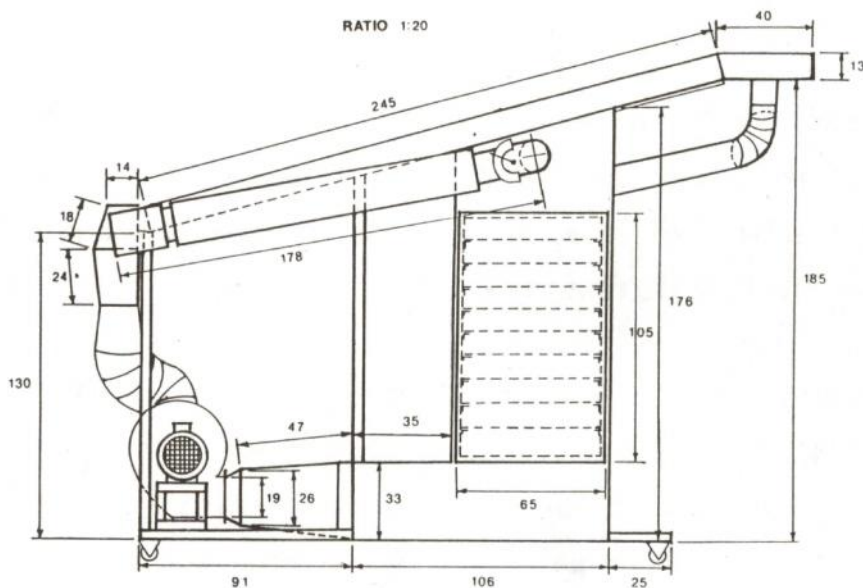
สรุปผลการวิจัย

การใช้เครื่องอบแห้งแบบโมดูลในการอบแห้งปลาหมึก สามารถทำงานได้อย่างมีประสิทธิภาพ ที่อุณหภูมิ 60 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 5 ชั่วโมง และที่อุณหภูมิ 40 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 9 ชั่วโมง ที่อัตราการไหลของอากาศ 0.048 กิโลกรัม

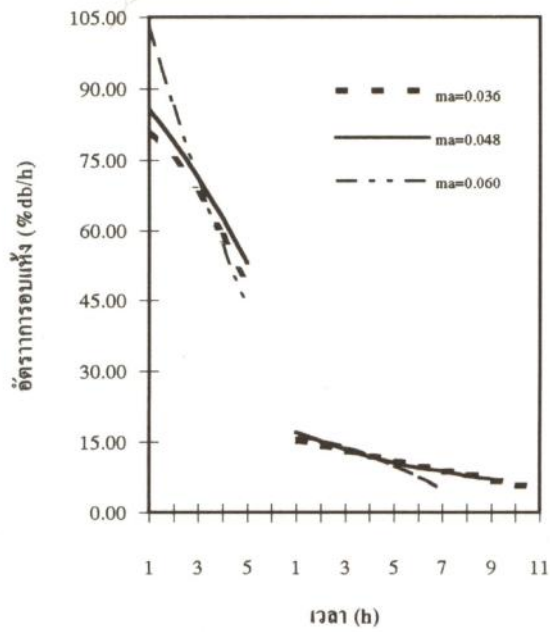
ต่อวินาที และอัตราการนำอากาศร้อนที่ผ่านการอบแห้งแล้วกลับมาใช้ใหม่ร้อยละ 80 ทำการอบแห้งปลาหมึก 10 กิโลกรัม (135 ตัว) ที่ความชื้นเริ่มต้นประมาณร้อยละ 82 มาตรฐานเปียก จนกระทั่งได้ความชื้นสุดท้ายประมาณร้อยละ 25 มาตรฐานเปียก พลังงานความร้อนจำเพาะที่ใช้ในการระเหยน้ำ 12.29 เมกกะจูลต่อกิโลกรัมน้ำระเหย ความสิ้นเปลืองพลังงานที่ใช้ในการอบแห้ง แบ่งออกเป็นพลังงานไฟฟ้า 7.04 เมกกะจูลต่อกิโลกรัมน้ำระเหย พลังงานแสงอาทิตย์ 1.83 เมกกะจูลต่อกิโลกรัมน้ำระเหย และพลังงานที่ได้จากการนำอากาศร้อนที่ผ่านการอบแห้งแล้วกลับมาใช้ใหม่ 3.42 เมกกะจูลต่อกิโลกรัมน้ำระเหย ซึ่งในการอบแห้งนี้สามารถประหยัดพลังงานที่ใช้ในการอบแห้งได้ร้อยละ 42.72 ของพลังงานที่ใช้ในการอบแห้งทั้งหมด ต้นทุนที่ใช้ในการอบแห้งปลาหมึก 13.84 บาทต่อกิโลกรัมน้ำระเหย

กิตติกรรมประกาศ

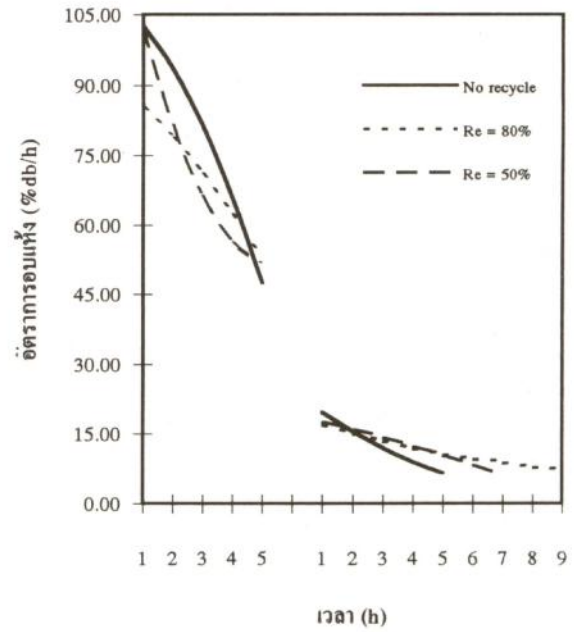
งานวิจัยนี้ ส่วนหนึ่งได้รับการสนับสนุนจากทุนอุดหนุนการวิจัย ประจำปี 2533-2535 ของสำนักงานคณะกรรมการการวิจัยแห่งชาติ กระทรวงวิทยาศาสตร์เทคโนโลยีและสิ่งแวดล้อม



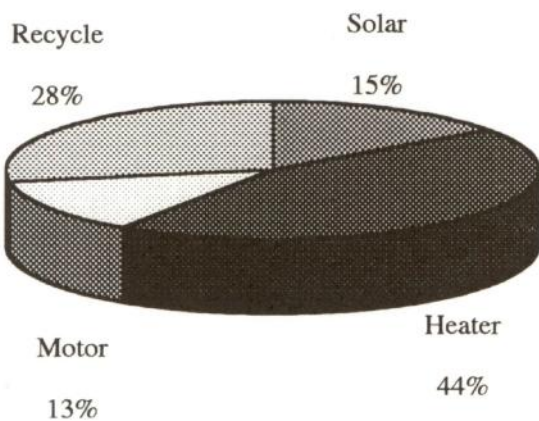
รูปที่ 1 เครื่องอบแห้งแบบโมดูล



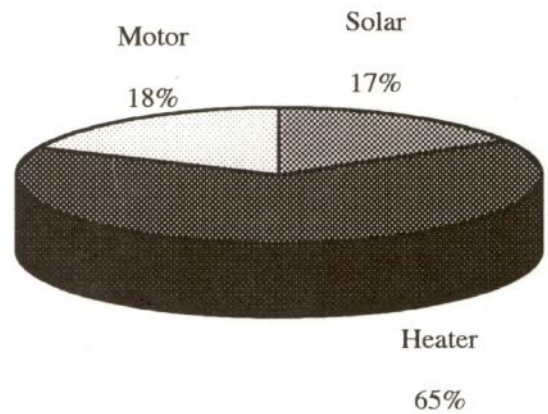
รูปที่ 2 อัตราการอบแห้ง ที่ Recycle 80%



รูปที่ 3 อัตราการอบแห้ง ที่ $m_a = 0.048$ kg/s



รูปที่ 4 ความสิ้นเปลืองพลังงานที่ $m_a = 0.048$ kg/s ,
Recycle 80% Total energy 8.87 MJ/kg H₂O evap.



รูปที่ 5 ความสิ้นเปลืองพลังงานที่ $m_a = 0.048$ kg/s , No
recycle Total energy 11.94 MJ/kg H₂O evap.

เอกสารอ้างอิง

1. กรมอนามัย, กองโภชนาการ, 2530, "ตารางแสดงคุณค่าทางอาหารไทยในส่วนของกินได้ 100 กรัม," หน้า 38.
2. เรื่องไร โรคฤดูหนาว, สมคิด ทักษิณวิสุทธิ, มารุช เมืองแก้ว และศานิต เก้าเอี้ยน, 2538, ระบบตลาดสินค้าปลาหมึกสดในประเทศไทย, มหาวิทยาลัยเกษตรศาสตร์, 239 หน้า.
3. ประยุทธ์ รัตนชู, 2516 "ไปดูการทำปลาหมึก

- แห่งที่บ้านเพ," วารสารการประมง, สำนักงานกรมประมง กระทรวงเกษตรและสหกรณ์, ปีที่ 26, ฉบับที่ 2, หน้า 263-267.
4. กอบแก้ว จรรย์ยานิต์, 2520, "ของดีที่หัวหิน," อุตสาหกรรมสาร, ปีที่ 20, ฉบับที่ 1, หน้า 48-51.
5. ประเสริฐ สายสิทธิ์, 2527, กรรมวิธีอุตสาหกรรมประมง ตอนที่ 3, สถาบันค้นคว้าและพัฒนาผลิตภัณฑ์อาหาร, มหาวิทยาลัยเกษตรศาสตร์, 109 หน้า.

6. อัญชลี ศิริโชค, 2528, การอบแห้งปลาหมึกกล้วย (*Liligo* sp.) โดยตู้อบแห้งพลังงานแสงอาทิตย์, วิทยานิพนธ์วิทยาศาสตรมหาบัณฑิต, ภาควิชาเทคโนโลยีการอาหาร, จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย, 160 หน้า.
7. แสงไทย พจน์สมพงษ์ และศิโรจน์ ดุลละลัมพะ, 2522, "การประดิษฐ์เครื่องตากแห้งสัตว์น้ำ," รายงานผลการทดลอง ปี 2522, กองพัฒนาอุตสาหกรรมสัตว์น้ำ, กรมประมง, กระทรวงเกษตรและสหกรณ์, หน้า 1-8.
8. ณัฐวดี ดุษฎี, จงจิตร หิรัญลาก, สมชาติ โสภณรณฤทธิ์, พิชัย นามประกาย และ ศิริชัย เทพา, 2535, "การจำลองแบบการอบแห้งผลไม้โดยใช้พลังงานแสงอาทิตย์เป็นพลังงานเสริม," วิศวกรรมสารฉบับวิจัยและพัฒนา, ปีที่ 3, ฉบับที่ 1, หน้า 1-12.
9. จงจิตร หิรัญลาก, สุภวรรณ ภูริวณิชย์กุล และสมชาติ โสภณรณฤทธิ์, 2835, "แนวทางการอบแห้งเมล็ดถั่วเหลืองแบบเป็นงวด," วารสารสงขลานครินทร์, ปีที่ 14, ฉบับที่ 1, หน้า 33-46.
10. "อัตราค่าไฟฟ้า," เอกสารเผยแพร่การไฟฟ้านครหลวง พ.ศ.2534, 7 หน้า.
11. Duttie. J.A. and Backman, W.A., 1980, Solar engineering of thermal Processes, New York, Wiley & Son Inc., 386 p.
12. สมชาติ โสภณรณฤทธิ์, 2535, การอบแห้งเมล็ดธัญพืช, พิมพ์ครั้งที่ 5, คณะพลังงานและวัสดุ, สถาบันเทคโนโลยีพระจอมเกล้าธนบุรี, 378 หน้า
13. W.F. Stoecker, 1989, Design of thermal systems, third Edition, Singapore, McGraw-Hill, Inc., pp. 27-52.