

## การอบแห้งพริกด้วยเครื่องอบแห้งแสงอาทิตย์แบบตัวรับพาราโบลา

### Chili Drying by Parabola Solar Collector Dryer

กราเว่ ตรีอัมรรถ<sup>1\*</sup>, เท华ตัน พิพิฒมล<sup>2</sup>, ชานินทร์ จิตราเจริญ<sup>1</sup> และ ดาวงพร วงศ์วัฒนพงษ์<sup>1</sup>  
Krawee Treeamnuk<sup>1</sup>, Tawarat Tipyavimol<sup>2</sup>, Chanintra Jitrajarean<sup>1</sup> and Duangphon Wongwatanaphong<sup>1</sup>

#### Abstract

This research aimed to evaluate the chili drying by the parabola solar collector dryer. The dryer consist of 3 collectors each having an area of  $80 \times 120 \text{ cm}^2$  made from galvanized steel sheet. The collectors were placed on North-South direction having incline of  $15^\circ$  facing South. A black steel pipe of 8 cm diameter was installed along the focus of the parabola collector in a series manner for hot air generation.  $3 \text{ m}^3/\text{s}$  of hot air was blown into the drying chamber of  $100 \times 60 \times 75 \text{ cm}^3$  diameter. Performances of the dryer were evaluated by evaporation rate of free water testing and a 400g/batch of chili drying. The chili drying by the parabola solar collector dryer were compared with the traditional sun drying at the experimental period of 10.00 am - 04.00 pm. The results showed that the thermal efficiency of the developed dryer was 51% and specific moisture evaporation rate (SMER) of free water was  $0.098 \text{ kg}_{\text{water}}/\text{kW}\cdot\text{h}$ . The lowest moisture of dried chili was 5.49 %db at 9.84 g/h of drying rate. The color ( $\Delta E^*$ ) of dry products obtained from the developed dryer and those of the traditional sun drying are not difference. Advantages of the developed dryer lower the traditional sun drying were contaminating protection and a 1 day shorten of drying period.

**Keywords:** drying, sunlight, chili, parabola

#### บทคัดย่อ

งานวิจัยนี้มีวัตถุประสงค์เพื่อประเมินการอบแห้งพริกด้วยเครื่องอบแห้งพาราโบลา ขนาด  $80 \times 120 \text{ cm}^2$  จำนวน 3 ตัว ตัวงานวัสดุกว้างให้หันไปทางทิศใต้และทำมุมยก  $15^\circ$  กับระนาบเพื่อรับรังสีจากดวงอาทิตย์ ติดตั้งท่อเหล็กสีดำขนาดเส้นผ่านศูนย์กลาง 8 cm สำหรับสร้างลมร้อนบนแนวไฟกัสของเตาล้างและส่งลมร้อนเข้าสู่ห้องอบแห้งขนาด  $100 \times 60 \times 75 \text{ cm}^3$  ด้วยอัตราการไอน้ำ  $3 \text{ m}^3/\text{s}$  ประเมินสมรรถนะการอบแห้งด้วยการระเหยน้ำอิสระ และทดสอบอบแห้งพริกปริมาณ 400 g ต่อครั้ง เปรียบเทียบกับการทำแห้งด้วยวิธีผลิตแบบทั่วไป ช่วงเวลาการทดสอบคือ 10.00 น. - 16.00 น. ของแต่ละวัน ผลการทดสอบพบว่า เครื่องอบแห้งที่พัฒนาขึ้นมีประสิทธิภาพการใช้ความร้อนจากแสงอาทิตย์ 51% มีค่าอัตราการระเหยน้ำอิสระจำเพาะ (SMER) เป็น  $0.098 \text{ kg}_{\text{water}}/\text{kW}\cdot\text{h}$  และสามารถลดความชื้นของพริกให้เหลือน้อยที่สุดได้ 5.49 %db ที่อัตราการทำแห้ง  $9.84 \text{ g/h}$  โดยที่ค่าการเปลี่ยนแปลงสี  $\Delta E^*$  ของพริกที่อบแห้งไม่แตกต่างกับพริกที่ตากแห้งแบบทั่วไป นอกจากนี้เครื่องอบแห้งที่พัฒนาขึ้นยังช่วยป้องกัน ฝุ่นและแมลงรบกวนได้ดีกว่า และใช้เวลาการอบแห้งน้อยกว่าการทำแห้งทั่วไป 1 วัน การตากแห้ง

**คำสำคัญ:** การอบแห้ง แสงอาทิตย์ พริก พาราโบลา

#### คำนำ

ดวงอาทิตย์เป็นแหล่งกำเนิดของพลังงานทั้งหลาย โดยพลังงานของดวงอาทิตย์เกิดจากปฏิกิริยาฟิวชันของไฮโดรเจนและส่วนใหญ่ในรูปคลื่นแม่เหล็กไฟฟ้าในอัตรา  $10.558 \times 10^{18} \text{ kW/h}$  (Incropera and Dewitt, 1990) 95%-99% ของคลื่นเหล่านี้อยู่ในช่วงความยาวคลื่นระหว่าง 150-4,000 nm ประกอบไปด้วยรังสีที่ตามองเห็นได้ 45% รังสีอินฟราเรด 46% และรังสีอุตุร้าไวโอเลต 9% รังสีเหล่านี้สามารถเปลี่ยนรูปเป็นพลังงานความร้อนได้ การประยุกต์ใช้พลังงานแสงอาทิตย์มาใช้ในการอบแห้งผลิตผลเกษตร จึงเป็นแนวทางการใช้พลังงานที่ไม่ก่อให้เกิดมลพิษแก่สิ่งแวดล้อม ขั้นตอนการแปรรูปผลิตผลเกษตรที่

<sup>1</sup> ภาควิชาวิศวกรรมเกษตร คณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีราชมงคลธัญบุรี ปทุมธานี 12110

<sup>1</sup> Department of Agricultural Engineering, Faculty of Engineering, Rajamangala University of Technology Tanyaburi, Pathumtani 12110

<sup>2</sup> สาขาวิชาชีวกรรมเกษตร สำนักวิชาชีวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีสุรนารี นครราชสีมา 30000

<sup>2</sup> School of Agricultural Engineering, Institute of Engineering, Suranaree University of Technology, Nakhonratchasima 30000

\* Corresponding author: krawee@mail.rmutt.ac.th

สำคัญขึ้นตอนหนึ่งคือการอบแห้ง เป็นการกำจัดน้ำออกจากผลผลิตให้มีปริมาณน้อยลงจนถูกลงที่รีป์ไม่สามารถเจริญเติบโตได้ หมายความต่อการเก็บรักษา การขนส่งและจัดเก็บ นำ้ในผลิตผลทางเกษตรอาทั้งอยู่ในเนื้อเยื่อซึ่งจับตัวโดยปฏิกิริยาทางเคมีกับสารอาหารและดูดซึบอย่างมากในกระบวนการสร้างตัวในโครงสร้างของอาหาร (สุภารัชัย และคณะ, 2542) การใช้อาการรักษาเป็นตัวกลางในการอบแห้ง จะเกิด 2 กระบวนการกว่าขึ้นพร้อมกัน คือ การถ่ายเทความร้อนและการเคลื่อนที่ของน้ำ วัสดุเกษตรส่วนใหญ่มักมีโครงสร้างภายในเป็นรูพูน ซึ่งสามารถแบ่งการอบแห้งได้เป็น 2 ช่วง คือ ช่วงอัตราการทำแห้งคงที่ การลดความชื้น เกิดขึ้นที่ผิวน้ำของผลผลิตและสิ่งสุดลงเมื่อน้ำภายในผลผลิตไม่สามารถมาทดแทนเพื่อทำให้ผิวน้ำของผลผลิตมีลักษณะอิ่มตัวได้ และช่วงอัตราการทำแห้งลดลง เกิดขึ้นต่อเนื่องเมื่อเกิดวิกฤตของความชื้น ซึ่งอัตราการส่งความชื้นออกสู่ภูมิอากาศต่ำกว่า อัตราการส่งความชื้นออกสู่ภูมิอากาศภายนอก ในระยะอัตราลดลงนี้ปริมาณความชื้นในวัสดุเกษตรคงเริ่มต้นจะน้อยลง ความชื้นจุดวิกฤต การลดความชื้นส่วนใหญ่จะอยู่ในช่วงนี้ (เชฐร์ แล้ววิทิว, 2544) การอบแห้งด้วยแสงอาทิตย์มี 2 ระบบ ด้วยกัน (อนุตร, 2542) คือ การอบแห้งแบบ Passive คือการตากแห้งวัสดุโดยธรรมชาติ อาศัยเพียงแสงแดดและการระแวดลุม ในการระเหยความชื้นออกจากวัสดุ และ การอบแห้งแบบ Active คือการอบแห้งที่โรงเรือนปิดที่มีการป้องกันให้อากาศไหลเวียน ให้ทิศทางที่ต้องการด้วยพัดลม

งานวิจัยนี้จึงเป็นการประยุกต์หลักการสะท้อนและร่วบรวมแสงด้วยตัวรับแบบพาราโบล่ามาใช้กับเครื่องคอมพิวเตอร์แบบ Passive เพื่อทดสอบประสิทธิภาพการอ่อนแห้ง เมื่อทำการอ่อนแห้งกับพริกในห้องอบแห้งแบบปิด

## อุปกรณ์และวิธีการ

เครื่องอนแห้งแสงอาทิตย์แบบตัวรับพาราโนล่า

เครื่องบอห์หงส์อาทิตย์ (Figure 1) ประกอบไปด้วย ส่วนตัวรับทราบพาราโบล่า จำนวน 3 งาน (หมายเลขอ 4) ระบบท่อส่งลมร้อน (หมายเลขอ 5) และห้องบอห์หงส์ (หมายเลขอ 3) การทำงานเริ่มจากชุดพัดลมส่งลมผ่านท่อเหล็กเส้นผ่านศูนย์กลาง 8 cm ตัวรับทราบ 3  $m^3/s$  ท่อเหล็กกันน้ำถูกทำตัววายสีดำและวางตัวอยู่บนแนวโพลี่ส์ของงานพาราโบล่าขนาด  $80 \times 120 \text{ cm}^2$  เมื่อแสงอาทิตย์ถูกสะท้อนมายังท่อ อาการคในท่อจึงมีความหนาแน่นและถูกส่งเข้าสู่ห้องบอห์หงส์ขนาด  $100 \times 60 \times 75 \text{ cm}^3$  ต่อไป

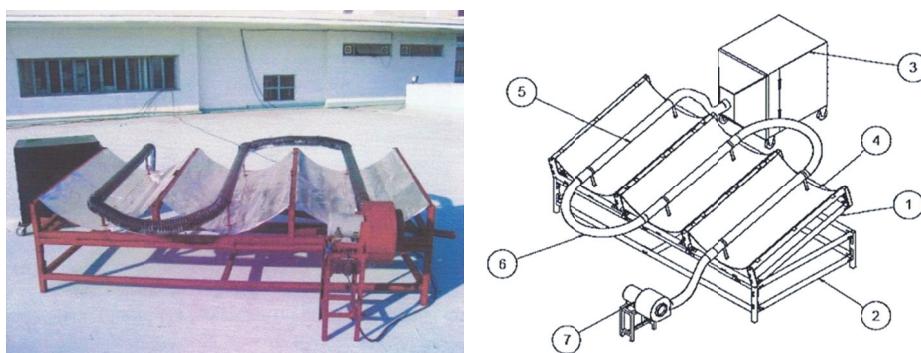


Figure 1 Parabola solar collector dryer

## การทดสอบเครื่องอน Hägg

$$\eta_{Solar} = \frac{\dot{m}(h_{ia} - h_{oa})}{P} x 100 \quad (1)$$

$$\text{SMER} = \frac{(m_{p,i} - m_{p,f})}{P_s} \quad (2)$$

$$DR = \frac{(m_{p,i} - m_{p,f})}{t} \quad (3)$$

where	$\eta_{Solar}$	=	Thermal efficiency of Solar collector (%)
	SMER	=	Specific moisture evaporation rate ( $\text{kg}_{\text{water}}/\text{kW}\cdot\text{h}$ )
	DR	=	Drying rate (kg/h)
	$\dot{m}$	=	Average mass flow rate of air (kg/s)
	$m_{p,i}$	=	Weight before drying (kg)
	$m_{p,f}$	=	Weight after drying (kg)
	$h_{ia}$	=	Enthalpy of inlet air (kJ/kg)
	$h_{oa}$	=	Enthalpy of outlet air (kJ/kg)
	$P_s$	=	Solar power (kW) ( $P_s = \text{Intensity of light} (\text{kW}/\text{m}^2) \times \text{collector area} (\text{m}^2)$ )
	t	=	Time in drying (h)

### ผลและวิจารณ์

ผลการทดสอบพบว่า การรับพลังงานแสงอาทิตย์ของตัวรับพาราโบลามีค่าสูงสุดที่เวลา 1.00 PM ของวัน (Figure 2a) คิดเป็นค่าประสิทธิภาพเฉพาะตัวรับเท่ากับ 51% และทำอุณหภูมิอากาศอบแห้งได้สูงสุดเท่ากับ  $60^{\circ}\text{C}$  จากนั้นทดสอบระเหยน้ำอิสระโดยใช้ผ้าชุบน้ำบิดหมาด ด้วยเครื่องอบแห้งพบว่า ค่า SMER สูงสุดเกิดขึ้นในช่วงโมงแรกของการอบแห้ง (เวลา 11.00 AM) เท่ากับ  $0.098 \text{ kg}_{\text{water}}/\text{kW}\cdot\text{h}$  ซึ่งเป็นการระเหยน้ำที่ผิวน้ำสุด จากนั้น ถึงแม้ว่าความร้อนที่ได้จากแสงอาทิตย์จะเพิ่มสูงขึ้น แต่กระบวนการได้เข้าสู่ช่วงอัตราการอบแห้งลด ซึ่งมีการเปลี่ยนแปลงค่อนข้างน้อย ก่อนจะถึงค่าสุดท้ายคือ  $0.005 \text{ kg}_{\text{water}}/\text{kW}\cdot\text{h}$  (Figure 2b)

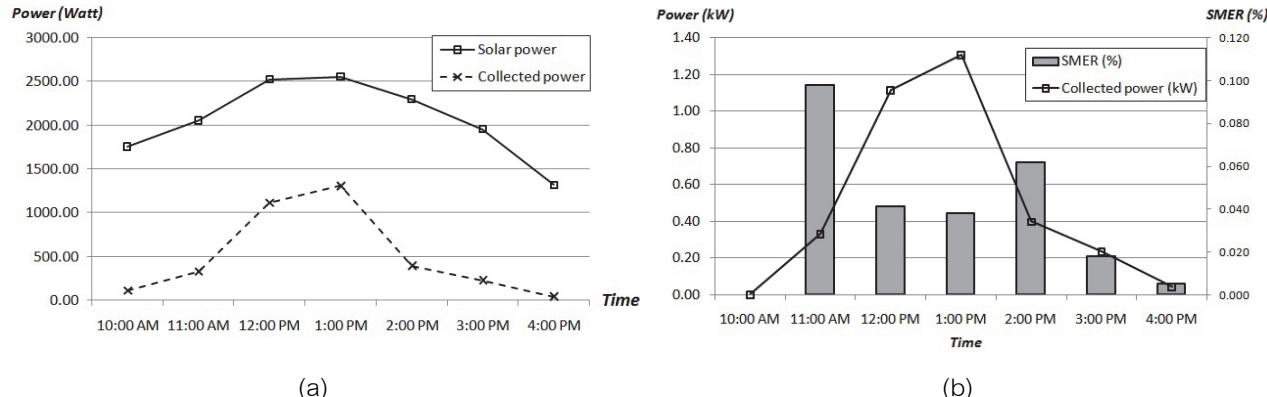


Figure 2 (a) Power on solar collector (b) Percentage of SMER and Collected power

เมื่อทดสอบอบแห้งพอกด้วยเครื่องอบแห้งเบรียบเทียบกับการทำแห้งแบบทั่วไป พบร้าอัตราการอบแห้งของเครื่องมีค่าสูงกว่า โดยเส้นกราฟมีช่วงอัตราการอบแห้งลดที่ต่ำกว่าอย่างชัดเจน (Figure 3) โดยมีอัตราการอบแห้งสุดท้ายพบร้า การอบแห้งพอกด้วยเครื่องอบแห้งให้ความชื้นสูดท้ายเป็น  $5.49 \% \text{ db}$  ซึ่งการทำแห้งด้วยแสงอาทิตย์แบบทั่วไปต้องใช้เวลามากกว่า 6 ชม. (1 วันการทำ) จึงจะเหลือความชื้นสูดท้ายใกล้เคียงกัน คือ  $5.25 \% \text{ db}$  โดยที่เครื่องอบแห้งมีอัตราการทำแห้งพอกเท่ากับ  $9.84 \text{ g}/\text{h}$

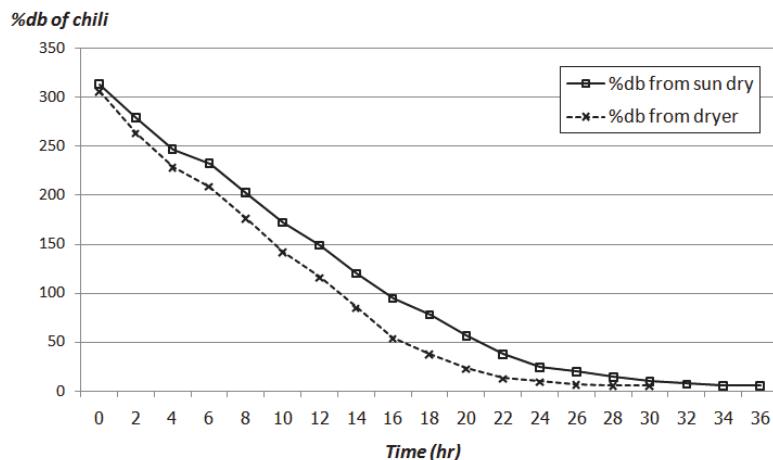


Figure 3 Drying curve of chili from Solar dryer and natural sundrying

จากนี้เมื่อตรวจสอบสีของผลิตภัณฑ์ที่ได้หลังการทดสอบพบว่าทั้งการอบแห้งด้วยเครื่องและการตากแห้งด้วยแสงอาทิตย์ทำให้ค่าสีมีแนวลดลงทั้ง  $L^*$ ,  $a^*$  และ  $b^*$  โดยที่ค่าการเปลี่ยนแปลงสี  $\Delta E^*$  เปรียบเทียบกับสีพิริภูมิค่าแตกต่างกันเพียงเล็กน้อยเท่านั้น

Table 1 Color values of chili before and after drying

Drying Methods	Initial samples			Dried samples			$\Delta E^*$
	$L^*$	$a^*$	$b^*$	$L^*$	$a^*$	$b^*$	
Chili dry by Solar dryer	30.48	23.15	27.24	24.75	11.86	15.66	17.16
Chili dry by natural sundry	31.27	24.10	27.99	29.51	14.60	16.31	15.16

Remarks  $L^*$  = Light-dark,  $a^*$  = red-green,  $b^*$  = yellow-blue in CIELAB color scales

### สรุป

เครื่องอบแห้งที่พัฒนาขึ้นมีประสิทธิภาพการใช้ความร้อนจากแสงอาทิตย์ 51% มีค่าอัตราการระเหยน้ำอิสระจำเพาะ (SMER) เป็น  $0.098 \text{ kg}_{\text{water}}/\text{Kw} \cdot \text{h}$  และสามารถลดความชื้นของพริกให้เหลือน้อยที่สุดได้ 5.49 %db ที่อัตราการทำแห้ง 9.84 g/h โดยที่ค่าการเปลี่ยนแปลงสี  $\Delta E^*$  ของพริกที่อบแห้งไม่แตกต่างกับพริกที่ตากแห้งแบบทั่วไป นอกจากนี้เครื่องอบแห้งที่พัฒนาขึ้นยังช่วยป้องกัน ผุนและแมลงรบกวนได้ดีกว่า และใช้เวลาการอบแห้งน้อยกว่าการทำแห้งทั่วไป 1 วันการทำ

### คำขอคุณ

ขอขอบคุณภาควิชาศึกษาและเทคโนโลยี คณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีราชมงคลธัญบุรี

### เอกสารอ้างอิง

- ชนินทร์ จิตราเจริญ และ ดวงพร วงศ์วัฒนพงษ์. 2550. การออกแบบและสร้างเครื่องอบแห้งพลาสติกแบบพาลา. บริณญาณิพนธ์.  
สาขาวิศวกรรมหลังการเก็บเกี่ยวและแปรสภาพ. คณะวิศวกรรมศาสตร์. มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีราชมงคลธัญบุรี, ปทุมธานี.  
เชญรา มีสีนู และวิทวิ ทองยิ่งมาก. 2544. การออกแบบและพัฒนาแหล่งความร้อนของเครื่องอบแห้งแบบลมร้อน. บริณญาณิพนธ์. ภาควิชา  
เทคโนโลยีหลังการเก็บเกี่ยวและแปรสภาพ. คณะวิศวกรรมและเทคโนโลยีการเกษตร. สถาบันเทคโนโลยีราชมงคล, ปทุมธานี.  
สุภัทรวัช ศิลสัตย์, ออนรุช มาชัยภูมิ และเพชรภูว พวไชย. 2542. การออกแบบและทดสอบเครื่องอบแห้งระดับโล่ง. บริณญาณิพนธ์. ภาควิชา  
เครื่องจักรกลเกษตร. คณะวิศวกรรมและเทคโนโลยีการเกษตร. สถาบันเทคโนโลยีราชมงคล, ปทุมธานี.  
อนุตร จำลองกุล. 2542. พลังงานทดแทน. สถาบันเทคโนโลยีราชมงคล, ปทุมธานี. 120 หน้า.  
Incropera, F. P. and P. D. David. 1990. Introduction to heat and mass transfer. John Wiley & Sons, New York. 919 p.