

สัมประสิทธิ์การพาความร้อนแบบธรรมชาติของการทำแห้งพริกแดง

Natural Convective Heat Transfer Coefficients for Solar Dehydration of Red Chili

อีเลียห์ สนิโซ^{1*} รอฮานี วนิ² และนาอึ่มม้า หามะ²

Eleeyah Saniso^{1*} Rohani Wani² and Naemah Hama²

บทคัดย่อ

การวิจัยนี้เป็นการทดลองเพื่อหาค่าสัมประสิทธิ์การพาความร้อนที่เกิดขึ้นในการทำแห้งพริกแดงแบบธรรมชาติด้วยแสงอาทิตย์ โดยใช้ความสัมพันธ์ของสมการ $Nu = h_c X/K = N(Ra)^n$ เมื่อค่าคงที่ N และ n หาได้จากการวิเคราะห์สมการการทดลองเชิงเส้น จากการทดลองพบว่า พริกแดงตากแห้งมีค่าสัมประสิทธิ์การพาความร้อนแบบธรรมชาติเท่ากับ $0.7199 \text{ W/m}^2 \cdot ^\circ\text{C}$ เมื่อค่า N และ n เท่ากับ 1.0011 และ 0.0705 ตามลำดับ โดยที่ค่า Pr = 0.7052 และ $2.9312 \times 10^5 < Gr < 6.3721 \times 10^6$

คำสำคัญ: พริก สัมประสิทธิ์การพาความร้อนแบบธรรมชาติ พลังงานแสงอาทิตย์

Abstract

In this research work, an attempt has been made to evaluate the convective heat transfer coefficient during dehydration of red chili in open sun drying conditions (natural convection). The convective heat transfer coefficient was determined by $Nu = h_c X/K = N(Ra)^n$ equation. Values of the constant, N and n were obtained by linear regression analysis. The results showed that the natural convective heat transfer coefficients of red chili was $0.7199 \text{ W/m}^2 \cdot ^\circ\text{C}$, when N and n were found to be 1.0011 and 0.0705, respectively, at Pr = 0.7052 and $2.9312 \times 10^5 < Gr < 6.3721 \times 10^6$

Keywords: Chili, Convective heat transfer coefficient, Solar energy

¹ อาจารย์ สาขาวิชาฟิสิกส์ คณะวิทยาศาสตร์เทคโนโลยีและengineering มหาวิทยาลัยราชภัฏยะลา ยะลา 95000

² นักศึกษาปริญญาตรี สาขาวิชาวิทยาศาสตร์ คณะครุศาสตร์ มหาวิทยาลัยราชภัฏยะลา ยะลา 95000

* Corresponding author: e-mail: saniso.e@hotmail.com Tel. 086-2960787

บทนำ

พริก (Chili) เป็นพืชเศรษฐกิจที่สำคัญของไทย และคนไทยนิยมใช้พริกเป็นเครื่องปรุงแต่งรสชาติอาหาร พริกมีคุณสมบัติทางการแพทย์และเภสัชกรรมที่สำคัญได้แก่ สารแคนไชซิน (Capsaicin) ซึ่งจะออกฤทธิ์ต่อระบบต่างๆ ของร่างกาย เช่น ขับลมในระบบไหหลอดเลือดและระบบหายใจ ช่วยให้หลอดเลือดขยายตัวและมีการไหหลอดเลือดเพิ่มขึ้น บรรเทาอาการปวดเมื่อยปวดล้ามเนื้อในระบบประสาทและอุณหภูมิของร่างกาย (Maneechat, 1998) พริกแดง (Red chili) มีชื่อวิทยาศาสตร์ว่า *Capsicum annuum L.* var. *grossum* อุ่นในวงศ์ SOLANACEAE มีสรรพคุณ แก้ปีบ กระตุ้นการทำงานของกระเพาะอาหาร ทำให้เจริญอาหาร ลดอาการอักเสบ ละลายลิ่มเลือด ป้องกันมะเร็งในลำไส้ (<http://www.the-than.com/samonpai/P/49.html>) พริกสดจะมีความชื้นประมาณ 80% db. ซึ่งมีความจำเป็นที่จะต้องทำการลดความชื้นให้เร็วที่สุดเพื่อประโยชน์ในการเก็บรักษาและการขนถ่าย ในการลดความชื้นพริกให้แห้งภายในได้ sewage sludge โดยการนำพริกที่คัดเลือกแล้ว นำมาตากแดดโดยตรงด้วยการแผ่พริกบางๆ บนเตียงหรือพื้นซีเมนต์ที่สะอาด ซึ่งจะใช้เวลาประมาณ 5-7 วัน ทั้งนี้ขึ้นอยู่กับสภาพของดินพื้นาทีและคุณภาพของพริก (<http://www.scottrobertsweb.com>)

การทำแห้ง (Drying) คือ กระบวนการลดความชื้นของวัสดุที่ส่วนใหญ่ใช้การถ่ายไออนความร้อนไปยังวัสดุที่ชื้นเพื่อไล่ความชื้นออกโดยการระเหยซึ่งถูกกำหนดโดยการถ่ายไออนความร้อน ได้แก่ การพา (Convection) การนำ (Conduction) และการแผรังสี (Radiation) เป็นผลให้มีการถ่ายไออนความร้อนและมวลน้ำของวัสดุกับอากาศเวลล่อน การถ่ายไออนความร้อน (Heat transfer) อาจเกิดจากการพา การนำและการแผรังสีความร้อนหรือผ่านกันทั้งสามแบบก็ได้ ขึ้นกับการออกแบบ และชนิดของการทำแห้งโดยความร้อนจะถ่ายไออนสู่ผิวของวัสดุเพื่อระเหยน้ำที่ผิวออกไปและจะถ่ายไออนต่อไปยังภายในวัสดุ เพื่อเพิ่มความตันไอน้ำภายในวัสดุต่อไป กระบวนการถ่ายไออนมวลน้ำ (Mass transfer) จะขึ้นอยู่กับกลไก 2 ลักษณะ คือ การเคลื่อนย้ายของมวลน้ำภายในวัสดุน้ำที่แยกออกจากปัจจัยภายนอก ได้แก่ ลักษณะทางกายภาพและความชื้นภายในวัสดุและการเคลื่อนย้ายของไอน้ำจากผิวของวัสดุเนื่องจากปัจจัยภายนอก ได้แก่ อุณหภูมิ ความชื้นของอากาศ อัตราการไหหลอดของอากาศ และพื้นที่ผิวของวัสดุ (Brooker *et al.*, 1974; Bala, 1997) การวิเคราะห์กระบวนการอบแห้งวัสดุมีค่าข้อวัดที่สำคัญหลายประการซึ่งจะแตกต่างกันและเป็นคุณสมบัติเฉพาะของวัสดุแต่ละชนิด (Bala, 1997) และหากการทำแห้งเป็นแบบตากแดด โดยตรงค่าสัมประสิทธิ์การพาความร้อนแบบธรรมชาติ (Convective heat transfer coefficient) เป็นตัวชี้วัดหนึ่งที่สำคัญในการทำแห้ง ดังเช่นในงานวิจัยของ Anwar and Tiwari (2001) ที่ได้ทดลองทำแห้งผลผลิตทางการเกษตร 6 ชนิด ได้แก่ พริกขี้หมูเขียว ถั่วเขียว ถั่วขาว หอยหัวไหง มนฝรั่งและดอกกะหล่ำ ด้วยการตากแห้งกลางแจ้งเพื่อหาค่าสัมประสิทธิ์การพาความร้อน พบร่วมกันค่าสัมประสิทธิ์การพาความร้อนที่ได้อยู่ในช่วง $3.5\text{--}26 \text{ W/m}^2\text{--}^\circ\text{C}$

ในขณะที่ Goyal and Tiwari (1998) ได้ทดลองศึกษาการถ่ายไออนความร้อนและการถ่ายไออนมวลในการทำแห้งข้าวสาลีและถั่วเขียว พบร่วมกันค่าสัมประสิทธิ์การพาความร้อนของข้าวสาลีและถั่วเขียวมีค่าเท่ากับ 16.68 และ $9.62 \text{ W/m}^2\text{--}^\circ\text{C}$ ตามลำดับ ส่วน Marina *et al.* (2008) ได้ทดลองทำแห้งชิงโดยการตากแห้งที่อุ่นพลาสติกแห้งภายในท่านองเดียวกัน Marina and Jompol (2005) ที่ได้ทดลองหาค่าสัมประสิทธิ์การพาความร้อนในระหว่างการทำแห้งแบบแกนสับประดิษฐ์อ่อนภายใต้การตากแห้งที่ใช้เสียงอาทิตย์ปืนแหล่งพลังงาน พบร่วมกันค่าสัมประสิทธิ์การพาความร้อนของสับประดิษฐ์อ่อนมีค่าเท่ากับ $9.11 \text{ W/m}^2\text{--}^\circ\text{C}$ ที่ $\text{Pr} = 0.70$ และ $0.15 \times 10^3 < \text{Gr} < 1.19 \times 10^3$ และ Dilip (2006) ได้ทดลองศึกษาการถ่ายไออนความร้อนและการถ่ายไออนมวลในการ

ทำแห้งกุ้งและปลาดิบชี้่อ ซึ่งหากแห้งโดยใช้พลังงานแสงอาทิตย์ พบว่า ค่าสัมประสิทธิ์การพาราความร้อนมีค่าอยู่ในช่วง $0.376\text{--}9.929 \text{ W/m}^2\text{--}^\circ\text{C}$ ที่ $\text{Pr} = 0.70$ และ $0.02 \times 10^6 < \text{Gr} < 1.56 \times 10^6$

การวิจัยนี้จึงมุ่งทำการทดลองทำแห้งพريกแดงด้วยการตากแห้งที่อุ่นพลังงานแสงอาทิตย์เพื่อวิเคราะห์หาค่าสัมประสิทธิ์การพาราความร้อนแบบธรรมชาติสำหรับเป็นข้อมูลในการพัฒนาแบบจำลองและออกแบบระบบการทำแห้งพريกที่เหมาะสมสำหรับชุมชน

วิธีการวิจัย

ทฤษฎีการประมาณค่าสัมประสิทธิ์การพาราความร้อนแบบธรรมชาติ

เมื่อพิจารณาการถ่ายโอนความร้อนที่เกิดขึ้นบริเวณผิวสัมผัสระหว่างพريกและอากาศแล้วล้วนจะเขียนสมการความสัมพันธ์ในรูปทั่วไป ดังนี้

$$\dot{Q}_{ev} = h_C A (T_A - T_M) \quad (1)$$

เมื่อ \dot{Q}_{ev} คือ อัตราการถ่ายโอนความร้อนที่ใช้ในการระเหยน้ำในพريก ($\text{J/m}^2\text{s}$) h_C คือ สัมประสิทธิ์การพาราความร้อนแบบธรรมชาติของพريก ($\text{W/m}^2\text{--}^\circ\text{C}$) A คือ พื้นที่ผิวของพريกที่ได้รับพลังงานแสงอาทิตย์ (m^2) T_A คือ อุณหภูมิของอากาศหนึ่งอิฐพريก ($^\circ\text{C}$) T_M คือ อุณหภูมิของอากาศใต้อิฐพريก ($^\circ\text{C}$)

ค่าสัมประสิทธิ์การพาราความร้อน (h_C) สำหรับการทำแห้งพريกโดยการตากแดดที่ถูกทางเข้าชั้นของการพาราความร้อนแบบธรรมชาติ (Anwar and Tiwari, 2001; Marina *et al.*, 2008; Dilip, 2006; Tiwari *et al.*, 2003; Tiwari and Tripathi, 2003) สามารถแสดงในรูปความสัมพันธ์ของพารามิเตอร์ไว้มิติได้ ดังนี้

$$Nu = \frac{h_C X}{K} = N(\text{Ra})^n \quad (2)$$

$$\text{หรือ } h_C = \frac{K}{X} \cdot N(\text{Ra})^n \quad (3)$$

เมื่อ Nu คือ นัสเซลท์นัมเบอร์ (Nusselt Number) มีค่าเท่ากับ $h_C X / K$ X คือ ขนาดของพريกเฉพาะ มีค่าเท่ากับ A/S (m) S คือ เส้นรอบวงของพريกตากแห้ง (m) K คือ สภาพการนำความร้อนของอากาศ ($\text{J/m}^2\text{--}^\circ\text{C}$) N คือ ค่าคงที่ของสมการ n คือ ค่าคงที่ของสมการ Ra คือ ราเลียนนัมเบอร์ (Rayleigh Number) มีค่าเท่ากับ GrPr Gr คือ _grashof Number (Grashof Number) มีค่าเท่ากับ $\beta g X^3 \rho^2 \Delta T / \mu^2$ β คือ ค่าสัมประสิทธิ์การขยายตัวเชิงปริมาตรของอากาศ ($1/\text{^\circ C}$) g คือ ความเร่งเนื่องจากแรงโน้มถ่วงของโลก (m/s^2) ρ คือ ความหนาแน่นของอากาศ (kg/m^3) ΔT คือ ผลต่างอุณหภูมิของพريกและอากาศหนึ่งอิฐพريก ($^\circ\text{C}$) μ คือ ความหนืดพลวัตของอากาศ (kg/m-s) Pr คือ พรันด์ทีลัมเบอร์ (Prandtl Number) มีค่าเท่ากับ $\mu C / K C$ คือ ค่าความร้อนจับเพาะของอากาศ ($\text{J/kg}^\circ\text{C}$)

เนื่องจากการทำแห้งพريกโดยการตากแดดที่ถูกทางเข้าชั้นเป็นช่วงของอัตราการอบแห้งคงที่ (ภาพที่ 2 (ก)) จึงสามารถคำนวณอัตราการถ่ายโอนความร้อน (\dot{Q}_{ev}) ที่ใช้ในการระเหยน้ำ (Marina *et al.*, 2008; Dilip, 2006; Tiwari *et al.*, 2003; Tiwari *et al.*, 1997) ในพريกได้จากสมการ

$$\dot{Q}_{ev} = 0.016 \cdot h_C \cdot [P(T_M) - RH \cdot P(T_A)] \quad (4)$$

เมื่อ $P(T_M)$ คือ ความดันไออกซิเจนในพريกที่อุณหภูมิใดๆ (N/m^2) RH คือ ความชื้นสัมพัทธ์ของอากาศหนึ่งอิฐพريก (decimal) $P(T_A)$ คือ ความดันไออกซิเจนที่อุณหภูมิใดๆ (N/m^2)

โดยการนำสมการ (3) แทนในสมการ (4) จะได้

$$\dot{Q}_{ev} = 0.016 \cdot \frac{K}{X} \cdot N(Ra)^n \cdot [P(T_M) - RH \cdot P(T_A)] \quad (5)$$

ทำการหารสมการ (4) ด้วยค่าความร้อนแห่งของการกลายเป็นไอ (L) และวัตถุด้วยพื้นที่ (A) และเวลา (t) ที่พริกได้รับพลังงานความร้อนจากแสงอาทิตย์ จะสามารถคำนวณมวลของไอน้ำที่ระเหย (M_{ev}) (Anwar and Tiwari, 2001; Goya and Tiwari, 1998; Marina *et al.*, 2008; Dilip, 2006; Tiwari *et al.*, 2003; Tiwari and Tripathi, 2003; Tiwari *et al.*, 1997; Tiwari and Suneja, 1997; Toyama *et al.*, 1987) ได้ดังนี้

$$M_{ev} = \frac{\dot{Q}_{ev}}{L} \cdot A \cdot t = 0.016 \cdot \frac{K}{XL} \cdot N(Ra)^n \cdot [P(T_M) - RH \cdot P(T_A)] \cdot A \cdot t \quad (6)$$

เมื่อ M_{ev} คือ มวลของน้ำในพริกที่ระเหยเนื่องจากการตากแห้ง (kg) L คือ ความร้อนแห่งของการกลายเป็นไอ (J/kg) t คือ เวลา (s)

จากสมการ (6) สำหรับหา Z

$$0.016 \cdot \frac{K}{XL} \cdot [P(T_M) - RH \cdot P(T_A)] \cdot A \cdot t = Z \quad (7)$$

แล้วจัดรูปสมการ (6) ใหม่จะได้ดังนี้

$$\frac{M_{ev}}{Z} = N(Ra)^n \quad (8)$$

ทำการใส่ ลงที่ส่องข้างของสมการ (8) จะได้

$$\ln \left[\frac{M_{ev}}{Z} \right] = n \ln(Ra) + \ln N \quad (9)$$

พิจารณาสมการ (9) เทียบกับรูปแบบของสมการเชิงเส้นตรง $Y = aX + b$ เมื่อ $Y = \ln \left[\frac{M_{ev}}{Z} \right]$, $a = n$,

$X = \ln(Ra)$ และ $b = \ln N$ แล้วอาศัยการวิเคราะห์สมการการถดถอยเชิงเส้น (Linear regression analysis) จะสามารถคำนวณค่า a และ b (Anwar and Tiwari, 2001; Tiwari *et al.*, 1997; Tiwari and Suneja, 1997) ดังนี้

$$a = \frac{N \sum XY - \sum X \sum Y}{N \sum X^2 - (\sum X)^2} \quad (10)$$

$$b = \frac{\sum Y \sum X^2 - \sum X \sum XY}{N \sum X^2 - (\sum X)^2} \quad (11)$$

โดยใช้สมบัติทางกายภาพของอากาศซึ่งประกอบด้วยค่าความร้อนจำเพาะ (C) สภาพการนำความร้อน (K) ความหนาแน่น (ρ) ความหนืด粘滞 (μ) ค่าความตันไอล์บ (P(T)) ความร้อนแห่งของการกลายเป็นไอ (L) และสัมประสิทธิ์การขยายตัวเชิงปริมาตรของอากาศ (β) ตามสมการที่ (12)-(19) (Anwar and Tiwari, 2001; Dilip, 2006; Tiwari and Tripathi, 2003; Tiwari *et al.*, 1997; Tiwari and Suneja, 1997) ดังนี้

$$C = 999.2 + 0.1434T_{av} + 1.101 \times 10^{-4} T_{av}^2 - 6.7581 \times 10^{-8} T_{av}^3 \quad (12)$$

$$K = 0.0244 + 0.6773 \times 10^{-4} T_{av} \quad (13)$$

$$\rho = 353.44 / (T_{av} + 273.15) \quad (14)$$

$$\mu = 1.718 \times 10^{-5} + 4.620 \times 10^{-8} T_{av} \quad (15)$$

$$P(T) = \exp(25.317 - 5144 / (T_{av} + 273.15)) \quad (16)$$

$$L = 3.1615 \times 10^6 (1 - 7.6166 \times 10^{-4} T_{av}) \quad (17)$$

$$\beta = 1/T_{av} \quad (18)$$

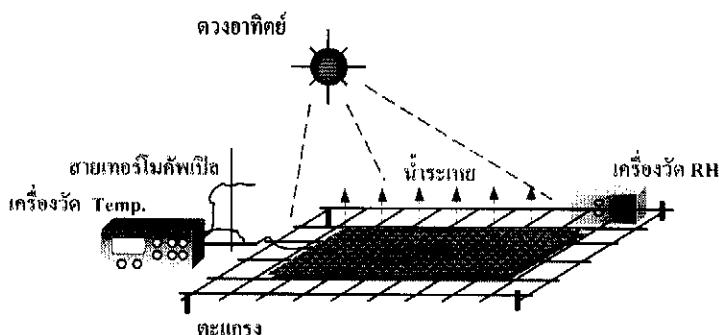
$$T_{av} = (T_A + T_M)/2 \quad (19)$$

การเตรียมตัวอย่างทดลอง

การวิจัยนี้ใช้พริกแดงจากตลาดเมืองใหม่ จ.ยะลา โดยคัดพิริกสุกที่แก่จัดมีผลเป็นสีแดงสดและเลือกขนาดที่ใกล้เคียงกัน และนำพริกไปเก็บในถุงหูมิ 3-5°C เป็นเวลา 3 วัน เพื่อให้ความชื้นมีค่าสม่ำเสมอ จากนั้นนำพริกมาพักที่อุณหภูมิเว่อร์ชั่อม ประมาณ 1 ชั่วโมง แล้วนำไปหาความชื้นเริ่มต้นตามมาตรฐาน AOAC (Anwar and Tiwari, 2001) พบว่าพริกแดงมีความชื้นเริ่มต้น 52% db. จึงนำไปภาคแห้งกลางแจ้งที่อาสาสมัครที่ดีเป็นแหล่งพลังงานแล้ววิเคราะห์ค่าสัมประสิทธิ์การความร้อนแบบธรรมชาติของพริกแดง

วิธีการทดลอง

การวิจัยนี้ได้ทำการทดลองโดยนำพริกแดงน้ำหนักเริ่มต้นเฉลี่ย 370.00 g มาวางบนตะแกรงขนาด 38.0 cm x 38.0 cm แล้วนำไปตากแห้งด้วยพลังงานความร้อนจากแสงอาทิตย์ (ภาพที่ 1) ณ ชั้นคาดฟ้า อาคาร 9 สูนย์วิทยาศาสตร์และวิชาชีวศึกษา มหาวิทยาลัยราชภัฏยะลา วัดอุณหภูมิหน่อผัก (T_A) และได้ศิวพริก (T_M) ด้วยเครื่อง Digital Multimeter รุ่น UNAOHM 9400 ความละเอียด $\pm 0.1^\circ\text{C}$ ที่ต่อเข้ากับสายเทอร์โมพิล์สีฟิล์ม (K-Type Thermocouple) วัดค่าความชื้นตั้มพัทรอฟของยาสีฟันด้วยเครื่อง Flash Link Data Logger รุ่น Delta TRAK ความละเอียด $\pm 0.1^\circ\text{C}$ และชั่งน้ำหนักเริ่มต้นและน้ำหนักที่เปลี่ยนแปลงของพริกแดงเป็นเวลา 180 นาที จึงหยุดการทดลอง (Marina et al., 2008; Marina and Jompol, 2005) ทำการทดลอง 3 ชั้้น แล้วใช้ค่าเฉลี่ย จากนั้นนำข้อมูลที่ได้ไปวิเคราะห์หาค่าสัมประสิทธิ์การพารามิเตอร์ความร้อนแบบธรรมชาติ



ภาพที่ 1 การทดลองทำแห้งพริกแบบธรรมชาติ

ผลการวิจัยและอภิปรายผลการวิจัย

จากการทดลองตากแห้งพริกแดงบนตะแกรงขนาด 38.0 cm x 38.0 cm ด้วยพลังงานความร้อนจากแสงอาทิตย์ ได้ผลการทดลองดังแสดงในตารางที่ 1 เมื่อนำข้อมูลที่ได้มาเขียนกราฟเปรียบเทียบการเปลี่ยนแปลงน้ำหนักหรือความชื้นกับเวลาการทำแห้ง พบว่า การเปลี่ยนแปลงน้ำหนักของพริกแดงในช่วงเวลาการทำแห้ง 180 นาที มีค่าน้อยมากเมื่อเทียบกับ

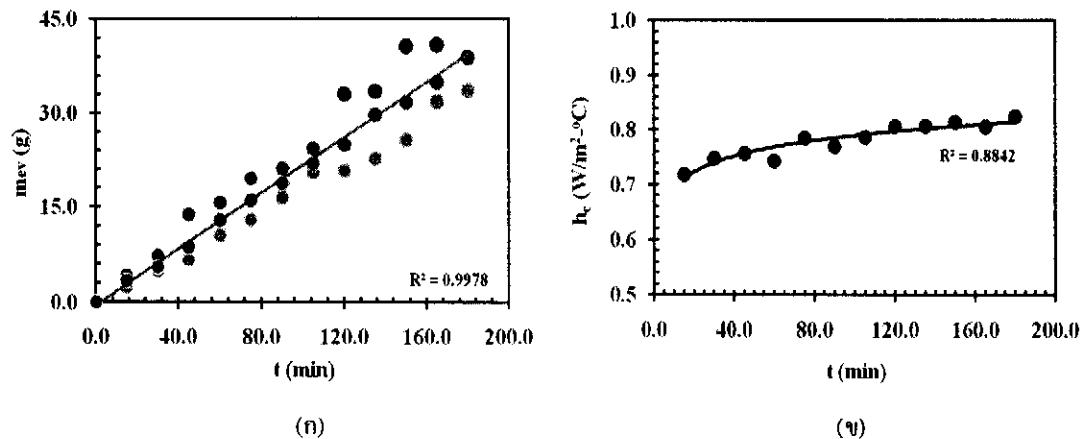
น้ำหนักเริ่มต้น คือ ลดลงประมาณ 41.00 g จากน้ำหนักเริ่มต้น 370.00 g (ภาพที่ 2 (ก)) ซึ่งให้เห็นว่าการทำแห้งพริกจะอยู่ในช่วงของอัตราการอบแห้งคงที่ (Constant drying rate) (Brooker *et al.*, 1974; Bala, 1997) ซึ่งสอดคล้องกับการทำแห้งพริกขี้หมูเชิง ถั่วเขียว ถั่วขาว หอมหัวใหญ่ มันฝรั่ง และดอกกะหลา โดยการตากแห้งกลางแจ้งของ Anwar and Tiwari (2001) การทำแห้งข้าวสาลีและถั่วเขียวของ Goyal and Tiwari (1998) การตากแห้งขิงของ Marina *et al.* (2008) และการทำแห้งแกนสับปะรดเชื่อมของ Marina and Jompob (2005) จึงนำข้อมูลที่ได้ไปคำนวณค่าตัวแปรที่เกี่ยวข้องกับการทำแห้งแกนสับปะรดเชื่อมที่ Marina *et al.* (2008) ได้ไว้ในรูปแบบสมการการคัดดอยเชิงเส้นเพื่อหาค่าคงที่ a และ b

ตารางที่ 1 ผลการทำแห้งพริกแบบธรรมชาติ

Time (min)	T _{A, av} (°C)	T _{M, av} (°C)	RH _{av} (%)	W _{av} (g)	M _{ev, av} (g)	X = Ln(Ra)	Y = Ln M _{ev} /Z
0	29.0	27.9	58.7	370.00	0.00	-	-
15	31.6	30.8	45.3	366.77	3.23	13.35	1.67
30	33.0	31.5	35.0	364.17	5.83	14.04	1.35
45	35.0	33.1	26.3	360.40	9.60	14.04	1.18
60	36.0	33.9	18.7	357.00	13.00	13.69	1.08
75	36.3	33.2	15.7	353.93	16.07	14.47	1.04
90	36.3	34.2	11.0	351.30	18.70	14.08	0.93
105	37.7	34.5	11.7	347.83	22.17	14.39	0.91
120	38.7	34.6	10.0	343.80	26.20	14.68	0.88
135	39.0	34.7	6.7	341.43	28.57	14.74	0.76
150	40.0	34.9	3.0	337.37	32.63	14.78	0.77
165	38.7	34.4	1.3	334.17	35.83	15.01	0.75
180	40.7	35.0	3.0	329.17	40.83	14.56	0.92

โดยอาศัยสมการที่ (10) และ (11) คำนวณค่า N และ ก ของการตากแห้งพริกแดงได้เท่ากับ 1.0011 และ 0.0705 ตามลำดับ ที่ $Pr = 0.7052$ และ $2.9312 \times 10^3 < Gr < 6.3721 \times 10^6$ ซึ่งเมื่อนำค่าคงที่ N และ ก ที่ได้นำไปคำนวณค่าสัมประสิทธิ์การพากความร้อนแบบธรรมชาติโดยการแทนค่าคงที่ในสมการ (3) พบว่า ค่าสัมประสิทธิ์การพากความร้อนแบบธรรมชาติ เฉลี่ยของการทำแห้งพริกแดงโดยการตากแห้งกลางแจ้งมีค่าเท่ากับ $0.7199 \text{ W/m}^2\text{-}^\circ\text{C}$ ซึ่งค่าสัมประสิทธิ์การพากความร้อนแบบธรรมชาติของพริกแดงมีแนวโน้มเพิ่มขึ้นอย่างรวดเร็วในช่วง 40 min แรกของการตากแห้งหลังจากนั้นจะเพิ่มขึ้นอย่างช้าๆ และเข้าสู่สมดุล เมื่อจากพริกแดงมีความชื้นสูงหรือมีปริมาณน้ำในเม็ดค่อนข้างมากในช่วง 40 min แรก เมื่อตากแห้งพลังงานจากแสงอาทิตย์จะระเหยน้ำได้อย่างรวดเร็วหลังจากนั้นจึงค่อยๆ ลดลง (ภาพที่ 2 (ข)) และค่าสัมประสิทธิ์การพากความร้อนแบบธรรมชาติเฉลี่ยของการทำแห้งพริกแดงมีค่าใกล้เคียงกับค่าสัมประสิทธิ์การพากความร้อนแบบธรรมชาติของกุ้ง (*Macrobrachium lamarreti*) และปลาลีชีอ (*Oxygaster bacaila*) (Dilip, 2006) ซึ่งมีค่าสัมประสิทธิ์การพากความร้อนแบบ

ธรรมชาติอยู่ในช่วง $0.376\text{-}9.929 \text{ W/m}^2\text{-}^\circ\text{C}$ แต่มีค่าน้อยกว่าสัมประสิทธิ์การพาราความร้อนของข้าวสาลี ถ้วนเชิง (Goya and Tiwari, 1998) จึง (Marina *et al.*, 2008) และแกนสับประดิษฐ์อ่อน (Marina and Jompol, 2005) ซึ่งมีค่าสัมประสิทธิ์การพาราความร้อนในระหว่างการทำแห้งภายใต้การตากแห้งที่ใช้แสงอาทิตย์เป็นแหล่งพลังงานอยู่ในช่วง $9.11\text{-}16.68 \text{ W/m}^2\text{-}^\circ\text{C}$



ภาพที่ 2 (ก) การเปลี่ยนแปลงปริมาณน้ำของพริกแดงระหว่างการทำแห้งแบบธรรมชาติ และ (ข) การเปลี่ยนแปลงค่าสัมประสิทธิ์การพาราความร้อนของพริกแดงระหว่างการทำแห้งแบบธรรมชาติ

สรุปผลการวิจัย

จากการทดลองการทำแห้งพริกแดงแบบธรรมชาติโดยการตากแห้งที่ก่อการแห้งซึ่งมีแสงอาทิตย์เป็นแหล่งพลังงาน สรุปได้ว่า อัตราการอบแห้งพริกแดงอยู่ในช่วงการอบแห้งคงที่ โดยพริกแดงตากแห้งมีค่าสัมประสิทธิ์การพาราความร้อนแบบธรรมชาติเฉลี่ยเท่ากับ $0.7199 \text{ W/m}^2\text{-}^\circ\text{C}$ ที่ค่า $Pr = 0.7052$ และ $2.9312 \times 10^5 < Gr < 6.3721 \times 10^6$

คำขอบคุณ

การวิจัยนี้ผู้วิจัยขอขอบคุณ นายสูรเชิง ชาญดانا และนายมนพุทธิ์ ยะแอล โธีร์ นักวิทยาศาสตร์สาขาวิชาพิสิกส์ คณะวิทยาศาสตร์เทคโนโลยีและการเกษตร มหาวิทยาลัยราชภัฏยะลา ที่อานวยความสะดวกในการใช้เครื่องมือและอุปกรณ์การทดลองต่างๆ จนทำให้การดำเนินงานวิจัยนี้สำเร็จลุล่วง ได้ด้วยดี

เอกสารอ้างอิง

- Anwar, S.I. and Tiwari, G.N. (2001). Evaluation of convective heat transfer coefficient in crop drying under open sun drying conditions. *Energy conversion and management*. 42(5), 627-637.
- Bala, B.K. (1997). *Drying and storage of cereal grains*. Oxford & IBH Publishing, New Delhi, India.
- Brooker, D.B., Bakker-Arkema, F.W. and Hall, C.W. (1974). *Drying cereal grains*. 3rd ed. The AVI publishing, Westport, Connecticut, USA.

- Chili spur pepper.** Retrieved October 2, 2011, from <http://www.the-than.com/samonpai/P/49.html>.
- Dilip, J. (2006). Determination of convective heat and mass transfer coefficients for solar drying of fish. **Biosystems engineering**. 94(3), 429-435.
- Goya, R.K. and Tiwari, G.N. (1998). Heat and mass transfer relations for crop drying. **Drying technology**. 16(18), 1741-1754.
- Maneechat, N. (1998). **Chili**. O. S. Printing House, Bangkok, Thailand.
- Marina, M., Kaew-on, J. and Boonma, P. (2008). **Determination of Convective Heat Transfer Coefficient of Ginger Drying Under Natural Convection**. Retrieved August 12, 2011, from http://www.scisoc.or.th/stt/30/sec_j/paper/stt30_J0016.pdf.
- Marina, M. and Jompob, W. (2005). **Evaluation of convective heat transfer coefficient in core of pineapple glace' drying under open sun drying**. Proceeding of the 1st Conference on Energy Network of Thailand, Cholburi, Thailand.
- The Official Scott Roberts Web Site, **Ultimate guide to drying hot peppers**. Retrieved October, 12, 2011 from <http://www.scottrobertsweb.com/Ultimate-Guide-to-Drying-Hot-Peppers.php>.
- Tiwari, G.N., Kumar, S. and Prakash, O. (2003). Evaluation of convective mass transfer coefficient during drying of jiggery. **Journal of food engineering**. 63(2), 219-227.
- Tiwari, G.N. and Tripathi, R. (2003). Study of heat and mass transfer in door conditions for distillation. **Desalination**. 54(2), 161-169.
- Tiwari, G.N., Minocha, A., Sharma, P.B., and Emran K.M. (1997). Simulation of convective mass transfer in a solar distillation process. **Energy conversion and management**. 38(8), 761-770.
- Tiwari, G.N. and Suneja, S. (1997). **Solar thermal engineering systems**. Narosa Publishing House, New Delhi, India.
- Toyama, S., Nakamura, M., Salah, H.M., Futamura, S. and Murase, K. (1987). Laboratory test of solar distillator with a heat penetrating plate having a bend. **Desalination**. 67, 67-73.



การประชุมวิชาการระดับชาติมหาวิทยาลัยกั跟เซน ครั้งที่ 22 ประจำปี 2555

วิถีไทย วิถีอาเซียน วิถีแห่งความร่วมมือ

Thai-ASEAN : Path of Collaboration



23- 26 พฤษภาคม 2555

ณ ศูนย์ประชุมนานาชาติอุอลองสีริราษฎร์ฯ 60 ปี อ่าเภอหาดใหญ่ จังหวัดสงขลา

จัดโดย มหาวิทยาลัยราชภัฏยะลา
กระทรวงศึกษาธิการ
สำนักงานศูนย์อุดมศึกษาภาคใต้
ISBN 974-451-156-9

พิธีกร พิธีกรประจำคู่และวิศวกรรมศาสตร์

O30 การพัฒนาชุดกิจกรรมทางอาชีวศึกษาที่เข้มอัดในมิติสำหรับชุดทดสอบระบบผลิตไฟฟ้าด้วยเซลล์แสงอาทิตย์ (รศ.นภัทร วัฒนเทพินทร์)	35
O31 การเตรียมกระเบื้องมวลเบาด้วยเศษเนื้อเชรามิคดูดมือช่างคุณสมบัติอย่างพาราและหางเรืองข้าว (รศ.ดร.คณพูล ตันนันโยกาส)	36
O32 ตอนกรีดมวลรวมหินทรายเป็นหินเสษอยู่ดินเพาบคละอีกด้วย (รศ.ดร.คณพูล ตันนันโยกาส)	37
O33 สมบัติมวลรวมของพินชอร์นเฟลส์ในตอนกรีดผสมกับถ่านอัด (รศ.ดร.คณพูล ตันนันโยกาส)	38
O34 คุณสมบัติของวัสดุมวลรวมหินในงานตอนกรีดจากภาคตะวันออกน้ำเตียงและชุมชนชาว (อาจารย์พงศ์ภูมิ ธรรมแก้ว)	39
O35 การศึกษาองค์ประกอบที่ติดไฟได้และค่าความร้อนของถ่านไฟฟ้าดังนี้ (อาจารย์ ดร.ชนก ไชยชนะ)	40
O36 การกระจายอุณหภูมิภายในโรงอบแห้งด้วยไฟฟ้าและชีวนะโดยใช้การคำนวณทางพลศาสตร์ของไฟฟ้าในสภาวะที่ไม่มีผู้คน (นายชุดกิพสี กะขอ)	41
O37 สัมประสิทธิ์การพาร์คความร้อนแบบธรรมชาติของการทำแห้งพริกแดง (อาจารย์อุดมิชัย สนิทใจ)	42
O38 การประเมินศักยภาพของทรัพยากรเพื่อการผลิตป้าใบโอดีเซลในพื้นที่ภาคใต้ของประเทศไทย (พศ.สุวิทย์ เพชรท้วงลักษ์)	43
O39 การสร้างเครื่องขยายผลเมล็ดพันธุ์ผักกะหนันแบบกึ่งอัดในมิติ (อาจารย์ ดร.กรรไกร แวนส์ม่วง)	44
O40 การพัฒนาเครื่องกรองก๊าซชีวภาพ (อาจารย์ เรewan ชื่อมสุข)	45
O41 การเก็บก๊าซชีวภาพจากโคลนนาใช้ประโยชน์ (นายชัยรัตน์ หงษ์ทอง)	46
O42 เครื่องควบคุมภาระไฟฟ้าในสำนักงานหรือห้องเรียน (พศ.อติเทพ ไชยเพชร)	47
O43 เครื่องมือวัดปริมาณน้ำฝนโดยเทคนิคการวัดค่าความถุไฟฟ้าแบบกึ่งทรงกระบอก (นายศุภกร กต้าธิกากรถุ)	48
O44 เส้นสายนำไฟฟ้าบนแผ่นพอลิเมอร์แบบบีดหุ้นซึ่งสร้างด้วยวิธีการพิมพ์อิงค์เจ็ทของสารละลายเกลือของโลหะ (นางสาวกนกวรรณ ฟ้อยทอง)	49
O45 การเขียนลายเส้นนำไฟฟ้าด้วยวิธีการพิมพ์แบบอิงค์เจ็ทร่วมกับวิธีอิเล็กโทรเพลทติ้ง (นางสาววนิดา ตันตี้)	50
O46 การออกแบบช่างงานแยกเปลี่ยนความร้อนในกระบวนการผลิตคิวมน (นางสาวกัทรดา จากรุเกย์)	51