

เอกสารอ้างอิง

1. กลุ่มวิทยาลัยครูภาคตะวันตก กรมการฝึกหัดครู กระทรวงศึกษาธิการ,
การศึกษากล้วยตากโดยตู้อบแห้งแสงอาทิตย์ แบบมีแผงรับรังสีแยก, 2523
2. กองวิเคราะห์อาหารกรมวิทยาศาสตร์การแพทย์ กระทรวงสาธารณสุข
วารสารอาหารและยา , มิถุนายน 2523
3. กองวิทยาศาสตร์ชีวภาพ กรมวิทยาศาสตร์ กระทรวงอุตสาหกรรม
การตากแห้งโดยใช้ตู้อบแสงแดด , ชาวกรมวิทยาศาสตร์ กระทรวง
อุตสาหกรรม ฉบับที่ 90, 2522
4. ปรีชา วิบูลย์สวัสดิ์ , สมเกียรติ โอภาสเกียรติกุล. สมรรถนะของกล่องอบแห้ง
ถ้วยแสงอาทิตย์ การประชุมวิชาการครั้งที่ 2 เรื่อง พลังงานหมุนเวียน
และการประยุกต์ สมาคมส่งเสริมเทคโนโลยี (ไทย-ญี่ปุ่น) และสถาบัน
เทคโนโลยีพระจอมเกล้า วิทยาเขตธนบุรี, 2523
5. ไกวิท พัววิไล, การศึกษากการใช้พลังงานแสงอาทิตย์ในกระบวนการอบข้าวเปลือก
วิทยานิพนธ์ปริญญาโทมหาบัณฑิต ภาควิชาวิศวกรรมเครื่องกล บัณฑิตวิทยาลัย
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย, 2523
6. B.E.Cole Appel, R.D. Haberstroh Colorado State University,
Performance of Air Cooled Flat Plate Collectors,
Solar Collector Volume 2.
7. R.H.B.Exell, A Simple solar Rice Dryer, Sunworld, Vol4, No6, 1980
8. มานิจ ทองประเสริฐ , สมศรี จรุงเรือง , พลังงานแสงอาทิตย์ ทฤษฎีและการ
ใช้ประโยชน์ทางความร้อน , 2524
9. Kays, W.M. And A.L. London, Compact Heat Exchangers, Second
Edition, McGraw-Hill Book Co. 1955-1964.
10. Dropkin D. And E. Somers Cales, Heat Transfer By Natural
Convection in Liquids Confined by Two Parallel Plates,
Journal of Heat Transfer, February 1965

11. Everett D. Howē, Principle of Drying and Evapolating ,
Sunworld Volume 4, Number 6, 1980
12. John A. Duffie, William A. Beckman , Solar Energy Thermal
Processes, John Willey & Sons, New York 1974
13. Robert H.B. Exell and Sommai Kornsakoo, Solar Rice Dryer,
Sunworld , Vol 3, No 3, 1979
14. Spalding D.B. Convection Mass Transfer, Edward Arnold, 1963
15. Peter J. Lunde, Solar Thermal Engineering , John Willey & Sons
New York, 1980
16. Anthony J. Traquin, Leland T. Blank, Engineering Economy.
McGraw-Hill, Inc. 1976



ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ภาคผนวก ก.

ตัวอย่างการคำนวณ

กล่าวถึงรายละเอียดในกรคำนวณหาค่าต่างๆ จากข้อมูลที่ได้อาจการ
อบกถ้วยในวันที่ 22 กุมภาพันธ์ 2526

น้ำหนักเริ่มแรกของกถ้วยก่อนเข้าตูอบ	=	7.24	kg
น้ำหนักสุดท้ายของกถ้วยเมื่ออบเสร็จ	=	4.01	kg
คั้งนั้นน้ำหนักของน้ำที่ระเหยออกจากกถ้วย	=	7.24-4.01	kg
	=	3.23	kg

เวลาที่เริ่มอบกถ้วย 9.45 น. ในวันที่ 22 กุมภาพันธ์ 2526

เวลาที่อบเสร็จ 05.20 น. ในวันที่ 23 กุมภาพันธ์ 2526

ระยะเวลาในการอบกถ้วยทั้งหมด = 19 ชั่วโมง 35 นาที

การหาอัตราการใช้พลังงานความร้อนในการอบกถ้วย

พลังงานที่ใช้ในการอบกถ้วย ได้มาจากแผงรับแสงอาทิตย์และขดลวดไฟฟ้า
ตัวอย่างการหาอัตราการใช้พลังงานความร้อนในช่วงเวลา 12.00-12.30น.

เวลา 12.00 น. อ่านค่าพลังงานแสงอาทิตย์จากเครื่องบันทึกได้ 4.8 mV.

และอ่าน kW-hr. Meter ได้ 42.37 หน่วย

เวลา 12.30 น. อ่านค่าพลังงานแสงอาทิตย์จากเครื่องบันทึกได้ 5.0 mV.

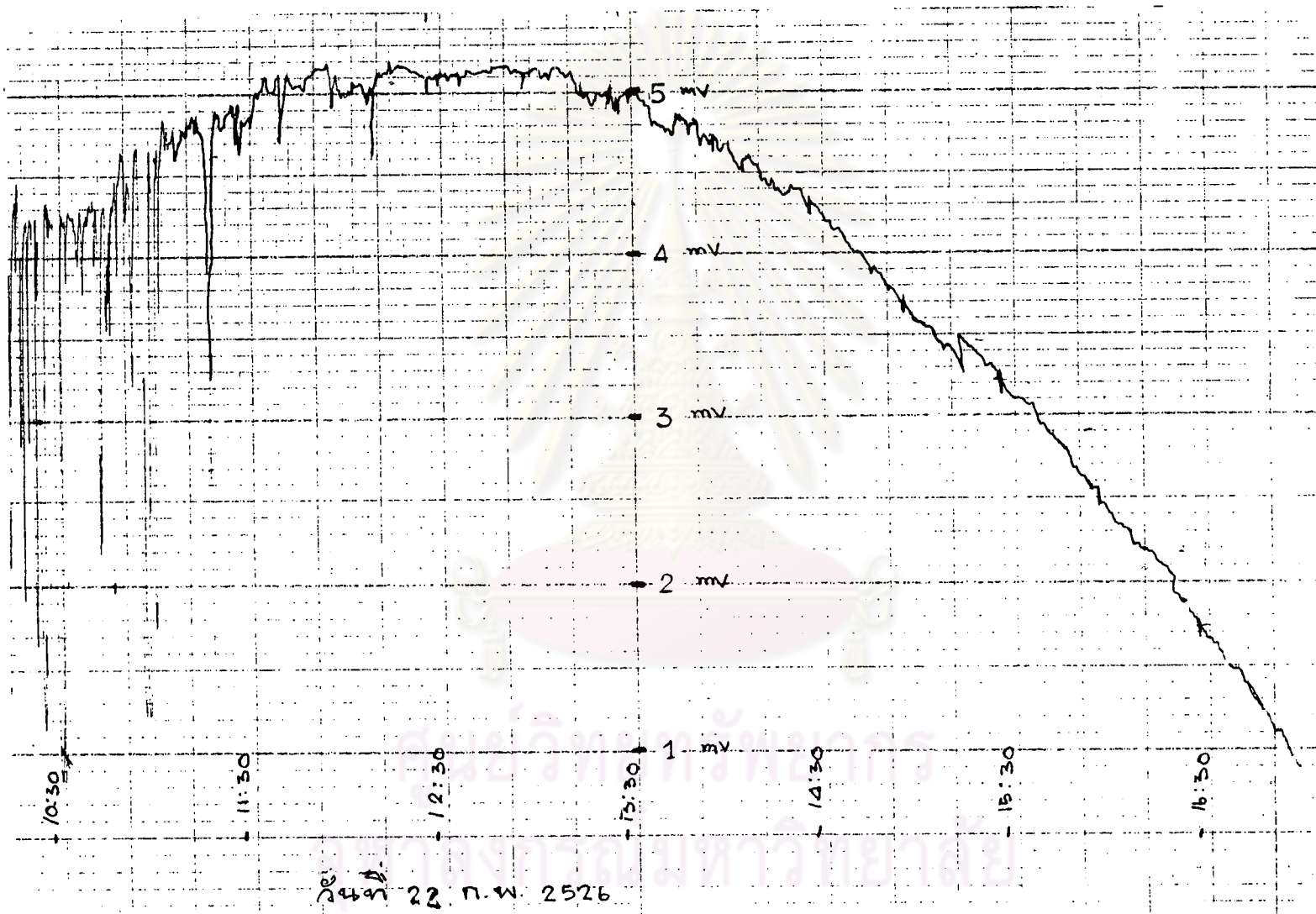
และอ่าน kW-hr. Meter ได้ 42.40 หน่วย

แปลงเป็นค่าพลังงานความร้อน โดยการใช้ค่าคงที่ของไพราโนมิเตอร์

คือ $6 \text{ mV.} = 1 \text{ cal / cm}^2 \cdot \text{min}$

จากการทดสอบหาประสิทธิภาพการทำงานของไพราโนมิเตอร์ พบว่าค่าที่
อ่านได้จะน้อยกว่าค่าจริงอยู่ 25 %

ในช่วงเวลาระหว่าง 12.00 น. ถึง 12.30 น. พลังงานแสงอาทิตย์มีค่า
เฉลี่ยเท่ากับ 4.9 mV.



รูปที่ 18 แสดงความเข้มของแสงอาทิตย์ ในวันที่ 22 ก.พ. 2526 ตั้งแต่เวลา 10.30 - 16.30 น.

ค่าความเข้มของพลังงานแสงอาทิตย์ต่อพื้นที่ 1 ตารางเมตร

$$= \frac{4.9 \times 1.25 \times 10000 \times 4.184}{6 \times 60}$$

$$= 711 \quad \text{W/m}^2$$

พื้นที่ของแผงรับแสงอาทิตย์ = 4125 ตารางเซนติเมตร

จากการทดสอบหาประสิทธิภาพของแผงรับแสงอาทิตย์ตั้งรายละเอียดในภาคผนวก ค. พบว่า ถ้าแผงรับแสงอาทิตย์ ทำงานในระบิมอุณหภูมิ 50°C จะมีประสิทธิภาพประมาณ 60 %

$$\text{ดังนั้นปริมาณความร้อนนำไปใช้จริง} = 711 \times 0.4125 \times 0.6$$

$$= 175.97 \quad \text{watts}$$

ในช่วงเวลา 12.00 น. ถึง 12.30 น. จะได้พลังงานความร้อน

$$= \frac{175.97 \times 30 \times 60}{1000}$$

$$= 316 \quad \text{kJ}$$

ในช่วงเวลาดังกล่าวใช้พลังงานไฟฟ้า = 42.40-42.37

$$= 0.03 \quad \text{kW-hr.}$$

$$= 0.03 \times 3600 \quad \text{kJ}$$

$$= 108 \quad \text{kJ}$$

รวมพลังงานทั้งหมดระหว่างเวลา 12.00 น. ถึง 12.30 น.

$$= 316 + 108 \quad \text{kJ}$$

$$= 424 \quad \text{kJ}$$

พลังงานที่ใช้ทั้งหมดตั้งแต่เวลา 9.45 น. ถึง 5.20 น.

$$\text{เป็นพลังงานแสงอาทิตย์} = 3406 \quad \text{kJ}$$

$$\text{เป็นพลังงานไฟฟ้า} = 19944 \quad \text{kJ}$$

รวมพลังงานที่ใช้ทั้งหมด = 3406 + 19944 kJ

$$= 23350 \quad \text{kJ}$$

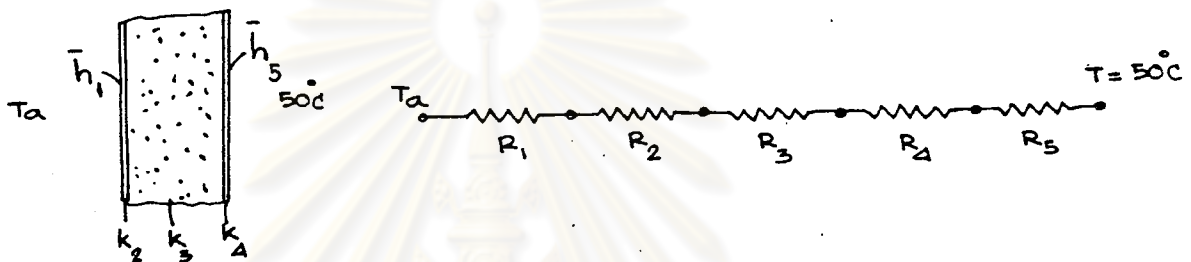
อัตราการใช้พลังงานในการระเหยน้ำออกจากกล้วย = $\frac{23350}{3.23}$

$$= 7229 \quad \text{kJ/kg}$$

$$= 7229 \quad \text{kJ/kg}$$

การหาพลังงานที่สูญเสียจากท่อให้กับบรรยากาศรอบๆ

ผนังของท่อถูกฉนวนด้วยแผ่นเหล็กชุบสังกะสีหนา 0.5 มม. มีฉนวนใยแก้วหนา 9 มม. เป็นฉนวนอยู่ตรงกลาง ภายนอกหุ้มด้วยแผ่นเหล็กชุบสังกะสีหนา 0.5 มม. ท่อมีเส้นผ่าศูนย์กลาง 0.4 ม. ยาว 1.5 ม. สูง 0.3 ม. พื้นที่ของผนังท่อและท่ออากาศ 3.25 ม² อุณหภูมิภายในท่อ = 50 °C
 ส.ป.ส. การนำความร้อนของแผ่นเหล็กชุบสังกะสี = 45 W/m °C
 ส.ป.ส. การนำความร้อนของใยแก้ว = 17.6 W/m °C



การไหลของอากาศร้อนภายในท่อเป็นแบบ Laminar Flow
 ดังนั้น จะหา ส.ป.ส. การพาความร้อนภายในท่อ (h₅) ได้จากสูตร

$$\frac{h_5 D}{k} = 4.36$$

D = Equivalent Diameter = $\frac{4A}{P}$

A = พื้นที่หน้าตัดของท่อ คมทางเดินของอากาศ 0.12 ม²

P = เส้นรอบรูปของผนังท่อ ตามทางเดินของอากาศ 1.4 ม.

$$D = \frac{4 \times 0.12}{1.4}$$

$$= 0.34 \text{ m.}$$

k = ส.ป.ส. การนำความร้อนของอากาศ = 0.0292 W/m °C

ดังนั้น $h_5 = \frac{4.36 \times 0.0292}{0.34}$

$$= 0.374 \text{ W/m}^2 \text{ } ^\circ\text{C}$$

ความเร็วลมที่ พัดผ่านท่อ = 3 m/s

ต.ป.ส. การพาความร้อนเกิดจากลม

$$\bar{h} = 5.7 + 3.8(v)$$

$$\bar{h}_1 = 5.7 + 3.8(3) = 17.1 \text{ W/m}^2 \cdot \text{C}$$

จากอัตราการสูญเสียความร้อน

$$Q = \frac{T_i - T_a}{\sum_{n=1}^n R_n}$$

$$R_1 = \frac{1}{h_1 \cdot A}$$

$$R_1 = \frac{1}{17.1 \times 3.25} = 0.018 \text{ } ^\circ\text{C/W}$$

$$R_2 = R_4 = \frac{1}{k_2 \cdot A} = \frac{5 \times 10^{-4}}{45 \times 3.25} = 3.42 \times 10^{-6} \text{ } ^\circ\text{C/W}$$

$$R_3 = \frac{1}{k_3 \cdot A} = \frac{9 \times 10^{-3}}{17.6 \times 3.25} = 1.57 \times 10^{-4} \text{ } ^\circ\text{C/W}$$

$$R_5 = \frac{1}{h_5 \cdot A} = \frac{1}{0.374 \times 3.25} = 0.823 \text{ } ^\circ\text{C/W}$$

$$Q = \frac{T_i - T_a}{R_1 + R_2 + R_3 + R_4 + R_5}$$

$$= \frac{T_i - T_a}{0.834}$$

W.

ภายในเวลา 12.00 น. ถึง 12.30 น. อุณหภูมิของบรรยากาศนอกห้อง
เท่ากับ 33.8 °C

$$q_{\text{loss}} = \frac{50 - 33.8}{0.841}$$

$$= 19.26 \quad \text{watts}$$

ภายในเวลาดังกล่าว ซึ่งเป็นเวลา 30 นาที พลังงานความร้อนที่สูญเสีย
ให้กับบรรยากาศมีค่า

$$= \frac{19.26 \times 30 \times 60}{1000}$$

$$= 34.67 \quad \text{kJ}$$

การอบกล้วยในครั้งนี้ ใช้พลังงานความร้อนทั้งสิ้น

จากพลังงานไฟฟ้า	=	19944	kJ
จากพลังงานแสงอาทิตย์	=	3406	kJ
รวมทั้งสิ้น	=	23350	kJ

พลังงานความร้อนที่สูญเสียให้กับบรรยากาศทั้งหมด

$$= 1677 \quad \text{kJ}$$

จากน้ำหนักน้ำที่ระเหยออกจากกล้วย = 3.23 kg

ดังนั้น อัตราการใช้พลังงานความร้อนต่อน้ำหนักน้ำที่ระเหยออกจากกล้วย

$$= \frac{23350}{3.23}$$

$$= 7229 \quad \text{kJ/kg}$$

ภาคผนวก ข.

การหาขนาดแผงรับแสงอาทิตย์

จากการคำนวณหาพื้นที่ของแผงรับแสงอาทิตย์ในบทสรุปนั้น จะต้องใช้แผงรับแสงอาทิตย์ที่มีพื้นที่ 24 ตารางเมตรจึงจะได้พลังงานความร้อนเพียงกับการใช้บ่อกลัวยในเวลา 6 ชั่วโมงจากขนาดความกว้างของโครงหลังคาอาคารส่วนใหญ่ จะกว้างไม่เกิน 6 เมตร เพื่อความเหมาะสมจึงกำหนดให้แผงรับแสงมีความยาว 4 เมตร และมีความกว้าง 6 เมตร ดังนั้นแผงรับแสงอาทิตย์จะประกอบด้วยแผงย่อย ซึ่งมีขนาดกว้าง 1 เมตร ยาว 2 เมตร ต่อกันจำนวน 12 แผง ดังรูปที่

สำหรับขนาดความสูงของช่องอากาศที่อยู่ใต้แผ่นดาดนั้น การกำหนดขนาดจะต้องคำนึงถึงปัญหา 2 ประการ ประการแรกคือคำนึงถึงอัตราการถ่ายเทความร้อนจากแผ่นดาดสู่อากาศที่ไหลผ่านแผงให้มีค่าสูงสุด ประการที่สอง ต้องคำนึงถึง Pressure drop ที่เกิดขึ้น โดยให้มีค่าน้อยที่สุด เพราะถ้า Pressure drop มีค่ามาก จะต้องเสียพลังงานในการหมุนพัดลมมากขึ้นด้วย

ถ้าต้องการให้อัตราการถ่ายเทความร้อนจากแผ่นดาดให้กับอากาศที่ไหลผ่านแผงให้มีค่าสูง จะต้องทำให้การไหลของอากาศเป็นแบบปั่นป่วน (Turbulent Flow) โดยการกำหนดของอากาศให้แคบ ๆ ยิ่งให้ปั่นป่วนมากขึ้นเท่าใด การเกิด Pressure drop จะมีมากขึ้นเท่านั้น ทำให้ต้องเสียพลังงานในการหมุนพัดลมมากขึ้น ดังนั้นจึงจำเป็นที่จะต้องหาขนาดความกว้างของช่องอากาศที่เหมาะสมที่สุด โดยคำนึงถึงราคาของพลังงานที่ได้ให้ถูกที่สุด ดังมีรายละเอียดดังนี้

จากความกว้างของแผงรับแสงอาทิตย์	=	6	m.
ความยาวของแผงรับแสงอาทิตย์	=	4	m.
สมมุติให้ช่องอากาศมีความสูง	=	y	cm.
ดังนั้น พื้นที่หน้าตัดของช่องอากาศ	=	$6 \times y / 100$	m^2
	=	$0.06y$	m^2
จากปริมาณการไหลของอากาศที่ผ่านแผง	=	68.6	m^3/min
	=	1.1433	m^3/sec
ความเร็วของอากาศที่ไหลผ่านแผง	=	$\frac{\text{ปริมาณการไหลของอากาศ}}{\text{พื้นที่หน้าตัด}}$	
	=	$\frac{1.1433}{0.06y}$	$m./sec$
สมมุติให้ความกว้างของช่องอากาศ	=	2	ซม.
ดังนั้น ความเร็วของอากาศที่ไหลผ่านแผง	=	$\frac{1.1433}{0.06 \times 2}$	m/sec
	=	9.527	m/sec

ต้องตรวจสอบว่าการไหลนี้เป็นการไหลแบบปั่นป่วนหรือไม่ โดยการหาค่า เรย์โนลด์ นัมเบอร์ (Reynold number), Re ถ้าค่า Re สูงกว่า 10,000 การไหลจะเป็นแบบปั่นป่วน (Turbulent Flow)

จาก $Re = \frac{v \cdot D}{\nu}$

เมื่อ

$v =$ ความเร็วของอากาศ m/s

$\nu =$ Static Viscosity
ของอากาศอุณหภูมิ 50 °C มีค่า
 $= 1.71 \times 10^{-5} m^2/sec$

$D =$ Equivalent Diameter
 $= \frac{4 \cdot Ax}{P}$

เมื่อ

$$\Delta x = \text{พื้นที่หน้าตัดของช่องอากาศ} \quad \text{ม}^2$$

$$P = \text{เส้นรอบรูปของช่องอากาศ} \quad \text{ม}$$

ถ้าช่องอากาศสูง 2 ซม. , Δx จะมีค่าเท่ากับ $6 \times 0.02 = 0.12$ เมตร²

$$P = (6 \times 2) + (0.02 \times 2) = 12.04 \quad \text{เมตร}$$

$$D = \frac{4 \times 0.12}{12.04}$$

$$= 0.0398 \quad \text{ม}$$

$$Re = \frac{11.433 \times 0.0398}{1.71 \times 10^{-5}}$$

$$= 26610$$

การหา ส.ป.ส. การพาความร้อนจากผนังแนวนอนคู่ให้กับอากาศที่ไหลผ่าน จะหาได้จากความสัมพันธ์ระหว่าง Nusselt number ($\bar{h} \cdot D/k$) , Reynold number (Re) , Prandtl number (Pr)

$$\frac{\bar{h} \cdot D}{k} = 0.023 (Re)^{0.8} (Pr)^{1/3}$$

เมื่อ $\frac{\bar{h} \cdot D}{k} = \text{Nusselt number}$

$$k = \text{ส.ป.ส. การนำความร้อนของอากาศ}$$

$$= 0.0292 \quad \text{W/m} \cdot \text{C}$$

$$Pr = \text{Prandtl number}$$

$$= c_p \mu / k \quad \text{สำหรับอากาศอุณหภูมิ } 50 \text{ } ^\circ\text{C}$$

$$\text{จะมีค่าเท่ากับ } 0.73$$

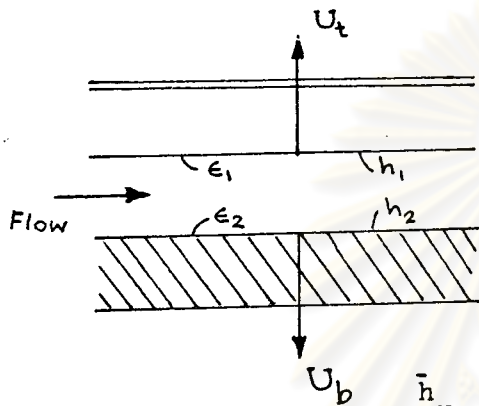
ดังนั้น ส.ป.ส.การพาความร้อน (\bar{h})

$$= \frac{k}{D} 0.023 (Re)^{0.8} (Pr)^{1/3}$$

สำหรับช่องอากาศกว้าง 2 ซม. อัตราการพาความร้อนมีค่าเท่ากับ

$$\begin{aligned} \bar{h} &= \frac{0.0292}{0.0398} \times 0.023 (26610)^{0.8} (0.73)^{1/3} \\ &= 52.6 \quad \text{W/m}^2\text{ }^\circ\text{C} \end{aligned}$$

การหาพลังงานที่ได้จากแผงรับแสงอาทิตย์ (12)



$$U_L = U_t + U_b$$

$$F = \frac{1}{1 + \frac{U_L}{\bar{h}_r + \frac{1}{\frac{1}{h_2} + \frac{1}{h_r}}}}$$

$$\bar{h}_r = \frac{6 \cdot (T_1^2 + T_2^2) \cdot (T_1 + T_2)}{\frac{1}{\epsilon_1} + \frac{1}{\epsilon_2} - 1}$$

เมื่อ

F = Collector Efficiency Factor

U_L = อัตราการสูญเสียความร้อนจากแผงรับบรรยากาศ

U_t = อัตราการสูญเสียความร้อนจากแผ่นดูดผ่านแผ่นปกบนรับบรรยากาศ

U_b = อัตราการสูญเสียความร้อนจากแผ่นดูดผ่านฉนวนด้านล่าง

$U_b = \frac{k}{L}$

เมื่อ

k = การนำความร้อนของฉนวน

สำหรับใยแก้ว = 0.036 W/m² °C

L = ความหนาของฉนวน = 2.5 cm

$$U_b = \frac{0.036}{2.5 \times 10^{-2}}$$

$$= 1.44 \quad \text{W/m}^2\text{ }^\circ\text{C}$$

$$U_t = \left(\frac{1}{\bar{h}_{p-c} + \bar{h}_{r,p-c}} + \frac{1}{h_w + \bar{h}_{r,c-s}} \right)$$

เมื่อ

$$\begin{aligned} \bar{h}_{p-c} &= \text{อัตราการพาความร้อนระหว่างแผ่นตุ๊กกับแผ่นปิคน} \\ &= [1 - 0.0018 (\bar{T} - 10)] 1.14 (\Delta T)^{0.31} / 1^{0.07} \quad (12) \end{aligned}$$

T = อุณหภูมิเฉลี่ยระหว่างแผ่นตุ๊กกับแผ่นปิคน

ΔT = อุณหภูมิแตกต่างระหว่างแผ่นตุ๊กกับแผ่นปิคน

อุณหภูมิของแผ่นตุ๊กเฉลี่ยประมาณ (T_1) = 55 °C = 328 K

สมมติอุณหภูมิของแผ่นปิคน (T_2) = 40 °C = 313 K

$$T = \frac{55 + 40}{2} = 47.5 \text{ } ^\circ\text{C}$$

$$\Delta T = 55 - 40 = 15 \text{ } ^\circ\text{C}$$

l = ระยะห่างระหว่างแผ่นปิคนกับแผ่นตุ๊ก = 5 ซม.

$$\bar{h}_{p-c} = \frac{[1 - 0.0018 (47.5 - 10)] 1.14 (15)^{0.31}}{(5)^{0.07}}$$

$$= 2.20 \text{ W/m}^2\text{ } ^\circ\text{C}$$

$\bar{h}_{r,p-c}$ = อัตราการแผ่รังสีความร้อนระหว่างแผ่นตุ๊กกับแผ่นปิคน

$$= \frac{6 \cdot (T_1^2 + T_2^2) (T_1 + T_2)}{\frac{1}{\epsilon_1} + \frac{1}{\epsilon_2} - 1}$$

ϵ_1 = การปล่อยรังสีออกของแผ่นตุ๊ก = 0.95

ϵ_2 = การปล่อยรังสีออกของกระจก = 0.879

$$\bar{h}_{r,p-c} = \frac{5.6697 \times 10^{-8} (328^2 + 313^2) (328 + 313)}{\frac{1}{0.95} + \frac{1}{0.879} - 1}$$

$$= \frac{1}{0.95} + \frac{1}{0.879} - 1$$

$$= 6.276 \text{ W/m}^2\text{ } ^\circ\text{C}$$

$$\begin{aligned}\bar{h}_w &= \text{อัตราการสูญเสียความร้อนอันเกิดจากลมพัดผ่านแผ่นปีกบน} \\ &= 5.7 + 3.8 v\end{aligned}$$

$$v = \text{ความเร็วของลมที่พัดผ่าน} = 3 \text{ m/s}$$

$$\begin{aligned}\bar{h}_w &= 5.7 + 3.8(3) \\ &= 17.1 \quad \text{W/m}^2\text{ }^\circ\text{C}\end{aligned}$$

$$\bar{h}_{r,c-s} = \text{อัตราการแผ่รังสีความร้อนระหว่างแผ่นปีกบนกับบรรยากาศล้อมรอบ}$$

$$= \epsilon \cdot \sigma (T_c^2 + T_s^2)(T_c + T_s)$$

$$\text{เมื่อ } T_c = \text{อุณหภูมิของกระจก} = 40^\circ\text{C} = 313 \text{ K}$$

$$T_s = \text{อุณหภูมิบรรยากาศ} = 34^\circ\text{C} = 307 \text{ K}$$

$$\sigma = \text{Stefan-Boltzmann Constant} = 5.669 \times 10^{-8} \text{ W/m}^2 \text{ K}^4$$

$$\bar{h}_{r,c-s} = 0.879(5.669 \times 10^{-8})(313^2 + 307^2)(313 + 307)$$

$$= 2.912 \quad \text{W/m}^2\text{ }^\circ\text{C}$$

$$U_t = \frac{1}{2.2 + 6.276} + \frac{1}{17.1 + 2.912}$$

$$= 5.95 \quad \text{W/m}^2\text{ }^\circ\text{C}$$

$$U_L = U_t + U_b$$

$$= 5.95 + 1.44$$

$$= 7.39 \quad \text{W/m}^2\text{ }^\circ\text{C}$$

ตรวจสอบอุณหภูมิของกระจกที่สมมุติว่ามีอุณหภูมิ = 40°C นั้นถูกต้องหรือไม่

$$T_c = \frac{T_p - U_t (T_p - T_a)}{\frac{h_{p-c}}{h_{p-c}} + \frac{h_{r,p-c}}{h_{r,p-c}}}$$

$$= \frac{55 - 7.39(55 - 34)}{2.2 + 6.276}$$

$$= 40.25 \quad ^\circ\text{C}$$

แสดงว่า อุณหภูมิของกระจกที่สมมุติว่ามีค่า 40°C นั้นถูกต้อง

จาก $F' = \frac{1}{1 + \frac{U_L}{\bar{h}_1 + \frac{1}{\frac{1}{h_2} + \frac{1}{h_r}}}}$

เพื่อความสะดวกจึงให้
สมมุติให้ของอากาศสูง $\bar{h}_1 = \bar{h}_2$
2 cm แล้ว

$$F' = \frac{1}{1 + \frac{7.39}{52.6 + \frac{1}{\frac{1}{52.6} + \frac{1}{6.276}}}}$$

$$= 0.887$$

จากปริมาณพลังงานความร้อนที่ได้จากแผงรับแสงอาทิตย์ (Q_u) มีค่าเท่ากับ

$$Q_u = A_c \cdot F_r \cdot [H.R.\tau\alpha - U_L(T_{f,i} - T_a)]$$

เมื่อ

$A_c =$ พื้นที่ของแผงรับแสงอาทิตย์ = 20 m²

$H.R. =$ ความเข้มของแสงอาทิตย์ = 500 W/m²

$\tau\alpha =$ อัตราการปล่อยให้แสงผ่านแผ่นโกลน = 0.88

$T_{f,i} =$ อุณหภูมิเข้าของอากาศที่ผ่านแผง = 40 °C

$T_a =$ อุณหภูมิบรรยากาศ = 34 °C

$F_r =$ The collector heat removal factor
 $= (G \cdot c_p / U_L) \left[1 - e^{- (U_L \cdot F / G \cdot c_p)} \right]$

$G =$ อัตราการไหลของอากาศต่อหน่วยพื้นที่แผง
 $= 224.93 \text{ kg/hr.m}^2$

$c_p =$ ความร้อนจำเพาะของอากาศ = 1.10 kJ/kg °C

$U_L = 7.39 \text{ W/m}^2 \cdot \text{°C} = 26.6 \text{ kJ/kg} \cdot \text{°C}$

สำหรับ ความกว้างของช่องอากาศ 2 ซม.

$$F_r = \left[\frac{224.93 \times 1.10}{26.6} \right] 1 - e^{-\left(\frac{26.6 \times 0.887}{224.93 \times 1.10} \right)}$$

$$= 0.846$$

ดังนั้น

$$Q_u = 20 \times 0.846 [500(0.88) - 7.39(40 - 34)]$$

$$= 6694 \text{ W}$$

$$= 6.694 \text{ kW}$$

การหาอัตราการไหลพลังงานในรูปการหมุนพิคสม

$$\text{Pressure drop } (\Delta h) = \frac{f \cdot w^2 \cdot L \cdot P}{2 \cdot g \cdot \rho \cdot \rho_m \cdot A_x^3}$$

เมื่อ f = สัมประสิทธิ์ความเสียดทาน

ค่าของ R_e มากกว่า 10,000

$$f = 0.0014 + \frac{0.125}{(R_e)^{0.32}}$$

$$w = \text{ปริมาณการไหลของอากาศโดยน้ำหนัก} = 1.25 \text{ kg/s}$$

$$L = \text{ความยาวของแผงรับแสง} = 4 \text{ เมตร}$$

$$P = \text{เส้นรอบรูปของช่องอากาศ}$$

$$\rho = \text{ความหนาแน่นของอากาศ} = 1.093 \text{ kg/m}^3$$

$$\rho_m = \text{ความหนาแน่นของน้ำ} = 1000 \text{ kg/m}^3$$

$$A_x = \text{พื้นที่หน้าตัดของช่องอากาศ}$$

สำหรับความสูงของช่องอากาศ = 2 ซม.

$$f = 0.0014 + \frac{0.125}{(26610)^{0.32}}$$

$$= 6.19 \times 10^{-3}$$

$$\begin{aligned}\Delta h &= \frac{(6.19 \times 10^{-3}) (1.25)^2 \times 4 \times 10.04}{2 \times 9.81 \times 1.093 \times 1000 \times (0.10)^3} \\ &= 0.01916 \quad \text{m.} \\ &= 19.16 \quad \text{mm.}\end{aligned}$$

$$\text{กำลังในการหมุนพัดลม (work)} = w_v \cdot \Delta h \cdot \rho_m \quad (15)$$

$$w_v = \text{อัตราการไหลของอากาศโดยปริมาตร} = 1.1433 \text{ m}^3/\text{s}$$

$$\rho_m = \text{ความหนาแน่นของน้ำ} = 1000 \text{ kg/m}^3$$

สำหรับช่องอากาศกว้าง 2 มม.

$$\begin{aligned}\text{work} &= 1.1433 \text{ m}^3/\text{s} \cdot \left[\frac{19.16 \text{ m.}}{1000} \right] 1000 \text{ kg/m}^3 \left[\frac{9.81 \text{ W}}{\text{kg.m/s}} \right] \\ &= 214.97 \text{ W}\end{aligned}$$

$$\text{สมมติให้ ประสิทธิภาพของมอเตอร์ที่หมุนพัดลม} = 70 \%$$

$$\begin{aligned}\text{พลังงานที่ใช้จริง} &= \frac{214.97}{0.7} \\ &= 307.1 \text{ W.}\end{aligned}$$

การหาราคาของพลังงานที่ได้ จากพลังงานแสงอาทิตย์

พื้นที่แผงรับแสงอาทิตย์	24	ตารางเมตร
ราคาแผงรับแสงอาทิตย์ตารางเมตรละ	2,000	บาท
ราคาแผงรับแสงอาทิตย์	= 2,000 × 24	
	= 48,000	บาท
ราคาพัดลมและมอเตอร์	4,000	บาท
ราคาท่ออากาศหมุนวน	3,000	บาท
ค่าบำรุงรักษาปีละ	1,000	บาท
ค่าแรงงานในการบำรุงรักษาปีละ	1,000	บาท
ประเมินอายุการใช้งาน	10	ปี
ดอกเบี้ยเงินกู้	15	%

ค่ากระแสไฟฟ้าหน่วยละ 2 บาท
 ในเวลา 1 ปี ออกด้วยได้ 120 ครั้ง
 ในการออกด้วยแต่ละครั้ง จะใช้พลังงานจากแสงอาทิตย์เป็นเวลา 12 ชม.
 ในเวลา 1 ปี จะใช้พลังงานจากแสงอาทิตย์ทั้งหมด = 120×12
 = 1440 ชม.

ในเวลา 1 ปี จะต้องเสียค่ากระแสไฟฟ้าในการหมุนมอเตอร์หมุนพัดลม
 = จำนวน kW \times 1440 \times 2 บาท

ค่าใช้จ่ายของแผงรับแสงอาทิตย์ต่อปี = จำนวนเงินที่ลงทุน (CRF, 15%, 10)
 + ค่าบำรุงรักษา + ค่าแรงในการ
 บำรุงรักษา + ค่าไฟฟ้า
 (CRF, 15%, 10) = แพคเตอร์สำหรับเทียบค่าการลงทุนเป็นรายปี
 โดยคิดอัตราดอกเบี้ย 15 % และอายุการใช้
 งาน 10 ปี
 = 0.19925

ถาดของอากาศกว้าง 2 ชม.

ค่ากระแสไฟฟ้าในการหมุนมอเตอร์ = $\frac{307.1 \times 1440 \times 2}{1000}$
 = 884.4 บาท

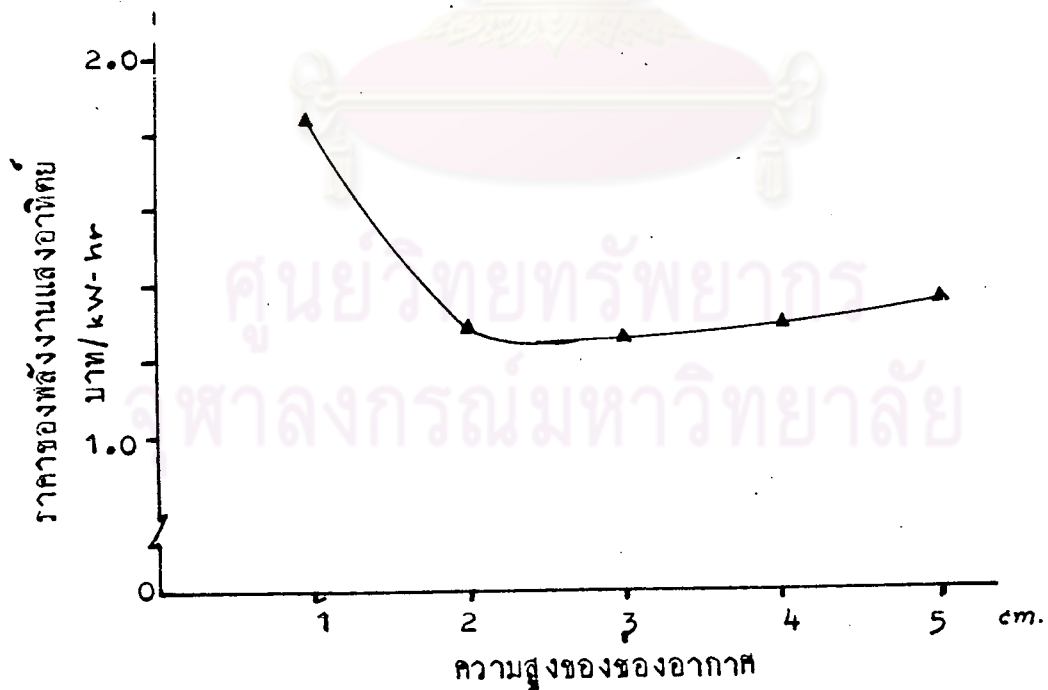
ค่าใช้จ่ายรายปี = $(48,000 + 4000 + 3000) \times 0.19925$
 + 1000 + 1000 + 884.4
 = 12249 บาท

พลังงานที่ได้จากแผงต่อปี = จำนวน kW \times จำนวนชม. ที่ทำงานใน 1 ปี
 = $\frac{6694 \times 1440}{1000}$
 = 9639 kW-hr

$$\begin{aligned}
 \text{ราคาของพลังงาน} &= \frac{\text{ค่าใช้จ่าย}}{\text{จำนวนพลังงานที่ได้}} \\
 &= \frac{12249}{9639} \\
 &= 1.27 \text{ บาท ต่อ kW-hr}
 \end{aligned}$$

เปลี่ยนขนาดความสูงของช่องอากาศ ให้มีค่า 1, 2, 3, 4 และ 5 ซม.
 ค้นหาข้อมูลต่าง ๆ แล้วบรรจุไว้ในตารางที่ 24

นำราคาของพลังงานกับความสูงของช่องอากาศ มา plot เป็นกราฟรูปที่ 12
 จากกราฟรูปที่ 12 แสดงให้เห็นว่า เมื่อความสูงของช่องอากาศมีค่า
 เท่ากับ 2.5 ซม. จะมีราคาของพลังงานต่ำที่สุดคือ 1.25 บาทต่อ kW-hr
 ดังนั้น ขนาดของแผงรับแสงที่เหมาะสมจะมีค่าดังนี้
 แผงกว้าง 5 เมตร ยาว 4 เมตร ความสูงของช่องอากาศเท่ากับ
 2.5 ซม. ระยะห่างระหว่างแผ่นคู่กับแผ่นนิคม 5 ซม. ฉนวนกันด้านล่างหนา 1 ซม.



กราฟที่ 12 แสดงราคาของพลังงานที่ได้จากพลังงานแสงอาทิตย์
 เมื่อเปลี่ยนความสูงของช่องอากาศ ให้มีขนาดต่างๆกัน

ตารางที่ 24

ตารางแสดงข้อมูลต่างๆ เมื่อเปลี่ยนความกว้างของช่องอากาศจาก 1 ซม. ถึง 5 ซม.

ความกว้างของ ช่องอากาศ	1 cm	2 cm	3 cm	4 cm	5 cm
A m ²	0.06	0.12	0.18	0.24	0.30
P m	12.02	12.04	12.06	12.08	12.10
D m	0.0199	0.039	0.059	0.079	0.099
V m/s	22.866	9.53	7.622	5.716	4.570
Re	26610	26610	26298	26407	26457
h W/m ² C	105.35	52.6	35.2	26.37	21.08
F'	0.937	0.887	0.845	0.81	0.770
F _r	0.891	0.846	0.807	0.77	0.730
Q _u watts	7051	6694	6386	6093	5776
f × 10 ³	6.19	6.19	6.21	6.2	6.20
Δh mm. water	152.37	19.16	5.71	2.4	1.23
work watts	2451	307.1	91.51	38.63	19.71
ค่ากระแสไฟ บาท	7059	884.4	263.5	111.25	56.76
พลังงานที่ไคทั้งหมด	10153	9639	9195	8773	8317
ค่าใช้จ่ายรายปี บาท	18432	12249	11628	11476	11421
ราคาของพลังงาน บาท / kw-hr	1.81	1.27	1.26	1.31	1.37

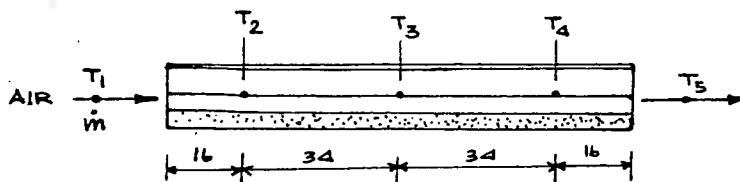
ภาคผนวก ก.

การหาประสิทธิภาพของแผงรับแสงอาทิตย์

ในการออกแบบเครื่องอบกล้วยพลังงานไฟฟ้าความแสงอาทิตย์นั้น แผงรับแสงอาทิตย์แบบแผ่นเป็นอุปกรณ์ที่สำคัญอย่างหนึ่ง ดังนั้นจึงจำเป็นที่จะต้องทราบถึงประสิทธิภาพของแผงรับแสงอาทิตย์นี้ว่ามีค่าสูงเพียงใด ในระดับของอุณหภูมิที่เหมาะสมกับการอบกล้วยจากการประมวลผลการทดลอง ของนักวิจัยอื่นๆ พบว่ามีค่าประมาณ 50% ในระดับอุณหภูมิที่ 50°C ดังนั้นเมื่อสร้างแผงรับแสงอาทิตย์แบบแผ่นโดยใช้อากาศเป็นของไหลทำงานขนาดจำลองแล้ว จึงจำเป็นที่จะต้องทดสอบหาประสิทธิภาพที่แท้จริงของแผงนี้อีกครั้งหนึ่ง

ข้อมูลที่ต้องบันทึกในการหาประสิทธิภาพของแผงรับแสงอาทิตย์แบบแผ่น โดยใช้อากาศเป็นของไหลทำงานมีดังนี้

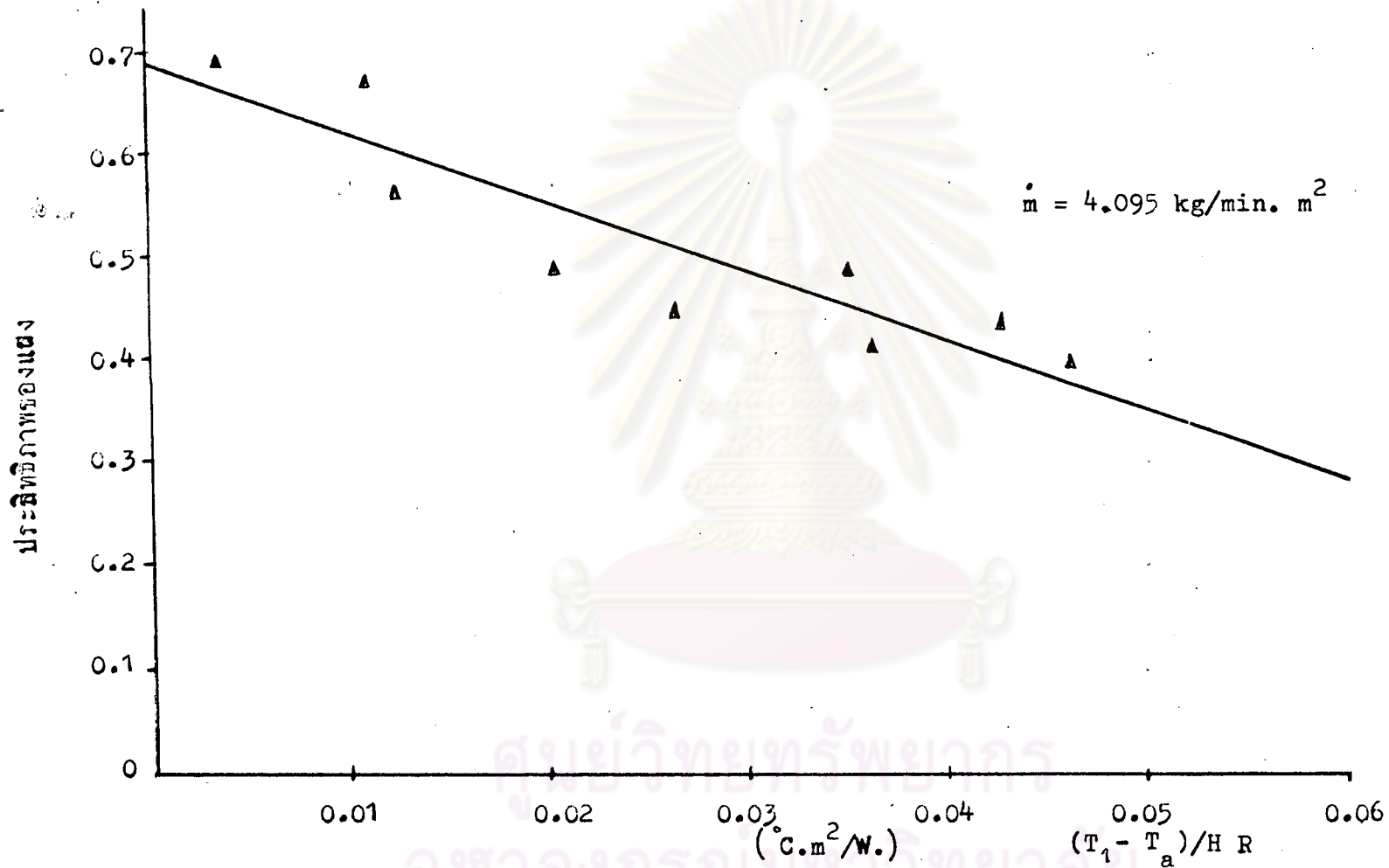
- | | | |
|---|--|-----------------|
| 1 | อุณหภูมิขาเข้าของอากาศที่จะผ่านแผงรับแสง | T_1 |
| 2 | อุณหภูมิขาออกของอากาศที่ออกจากแผง | T_5 |
| 3 | อุณหภูมิของแผ่นรูป 3 ตำแหน่ง | T_2, T_3, T_4 |
| 4 | ปริมาณการไหลของอากาศที่ผ่านแผง | \dot{m} |
| 5 | อุณหภูมิบรรยากาศที่ล้อมรอบแผง | T_a |
| 6 | ความเข้มของแสงอาทิตย์ในขณะทดลอง | H.R |



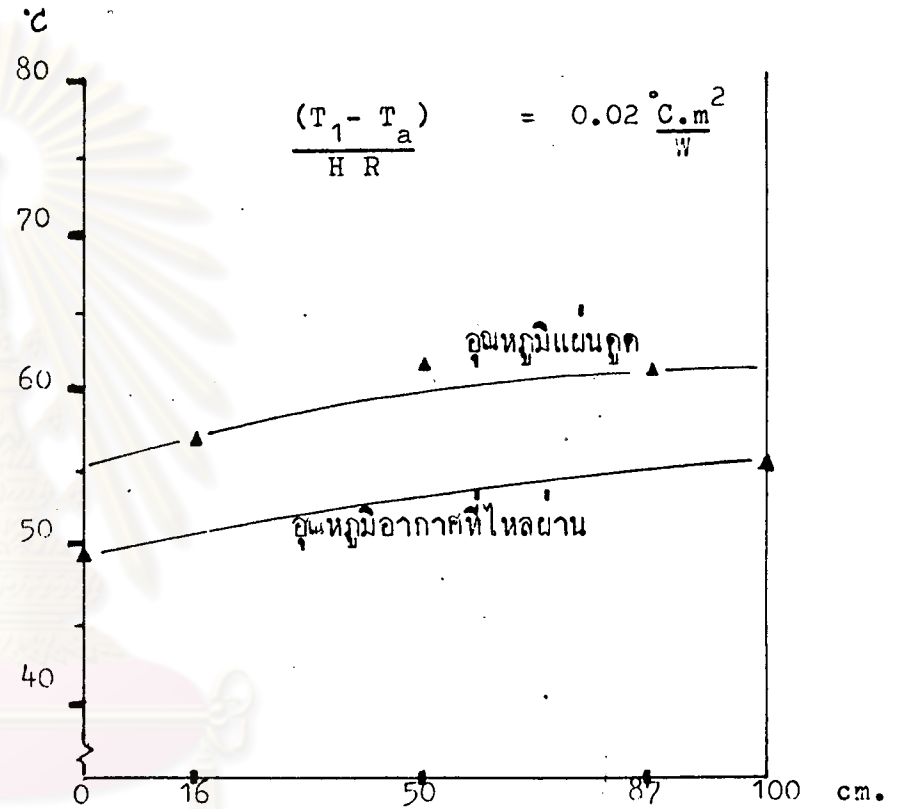
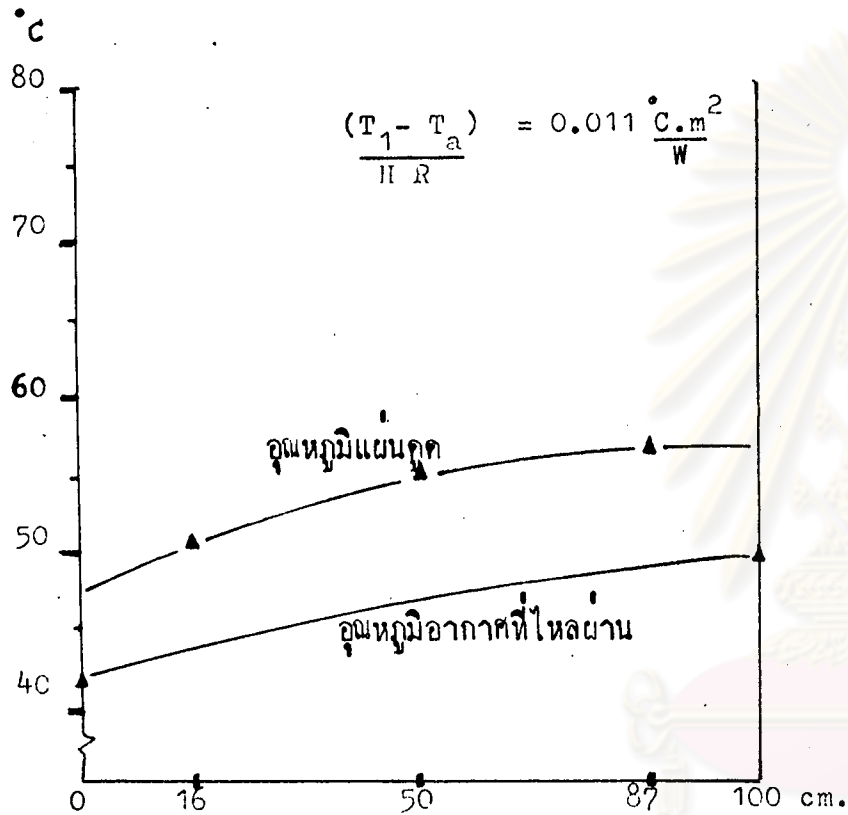
ตารางที่ 25

แสดงข้อมูล จากการทดสอบหาประสิทธิภาพของแผงรับแสงอาทิตย์แบบแผ่น โดยใช้อากาศเป็นช่องไหล-
ทำงาน อัตราการไหลของอากาศ 4.095 kg/min.m²

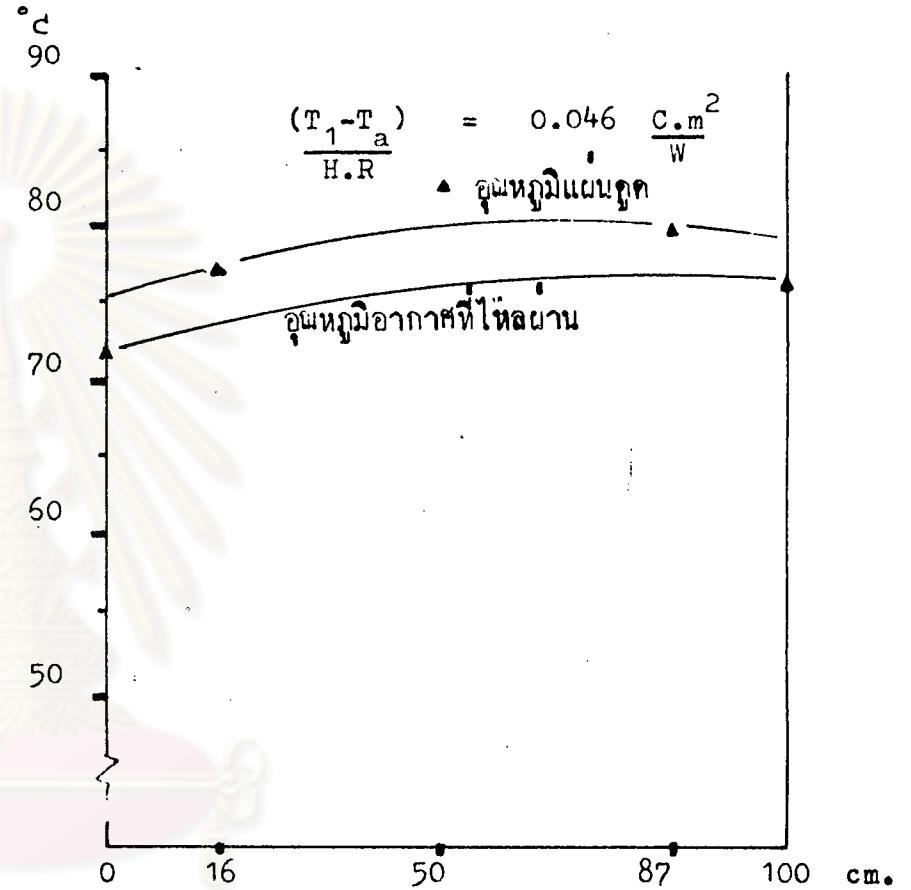
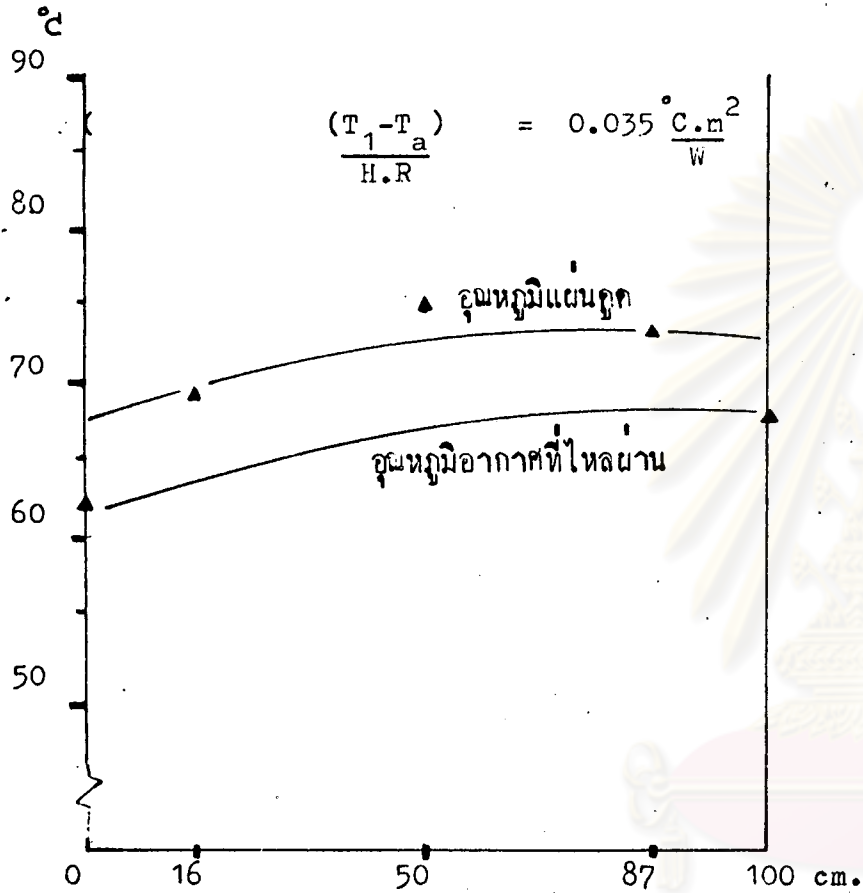
T ₁ °C	T ₂ °C	T ₃ °C	T ₄ °C	T ₅ °C	T _a °C	h ₁ kJ/kg	h ₅ kJ/kg	Q watts	H R W/m ²	H.R.A watts	η	(T ₁ - T _a) / H.R °C.m ² /W
35.4	44.8	51.0	53.0	42.8	32.6	308.4	315.8	173.09	729.14	250.04	0.692	0.0038
41.9	50.3	55.1	56.0	49.8	33.5	315.0	322.9	184.78	794.53	272.36	0.678	0.0110
44.0	51.2	56.2	57.1	50.6	33.8	317.1	323.6	152.27	794.53	272.36	0.559	0.0120
49.4	57.2	61.8	61.2	55.2	33.0	322.5	328.3	135.66	807.55	276.83	0.490	0.020
55.3	62.0	66.6	65.5	60.6	34.3	328.3	333.7	124.90	807.55	276.83	0.451	0.026
62.1	69.5	75.1	73.1	68.0	34.1	335.2	341.1	138.00	807.55	276.83	0.498	0.035
64.4	70.1	76.0	74.3	69.4	35.0	337.5	342.4	114.85	807.55	276.83	0.415	0.036
68.8	75.1	80.4	79.0	74.0	35.7	341.9	347.1	121.63	781.50	267.90	0.454	0.042
71.8	77.7	82.9	80.0	76.4	35.5	344.8	349.5	108.06	781.50	267.90	0.403	0.046



กราฟที่ 13 แสดงประสิทธิภาพของแสงรับแสงอาทิตย์ กระจก้นเดียว แขนงูกสิศา



กราฟที่ 14, 15 แสดงอุณหภูมิของแผ่นถูก และอากาศที่ไหลผ่านแผ่นถูก ตามความยาวของแผงรับแสงอาทิตย์
 อัตราการไหลของอากาศ 4.095 kg/min.m²



กราฟที่ 16,17 แสดงอุณหภูมิของแผ่นตุก และอากาศที่ไหลผ่านแผ่นตุก ตามความยาวของแผงรับแสงอาทิตย์ อัตราการไหลของอากาศ 4.095 kg/min.m²

ประวัติผู้เขียน

นาย นิมิตร บัวเล็ก เกิดวันที่ 23 กรกฎาคม 2500 เกิดที่ จังหวัด นนทบุรี จบการศึกษาระดับปริญญาตรี สาขาวิศวกรรมศาสตร์บัณฑิต เกียรตินิยมอันดับสอง จาก สถาบันเทคโนโลยีพระจอมเกล้า วิทยาเขต พระนครเหนือ เมื่อ พ.ศ. 2523



ศูนย์วิทยพัรพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย