

## ภาคผนวก ก

ตารางที่ 1 อุณหภูมิของเทอร์โมไซฟอนที่มีความยาวส่วนทำระเหยเท่ากับ 32 cm

อุณหภูมิน้ำร้อนในตู้กระจก		อุณหภูมิของเทอร์โมคัปเปิล				
		30	40	50	60	70
น้ำเย็นขาเข้า	เทอร์โมคัปเปิล 1	20.3	20.0	20	19.8	19.4
	เทอร์โมคัปเปิล 2	20.6	20.0	20.5	20.4	20.3
	เทอร์โมคัปเปิล 3	20.6	20.0	20.5	20.3	20.0
น้ำเย็นขาออก	เทอร์โมคัปเปิล 4	20.6	20.2	20.6	21.0	21.0
	เทอร์โมคัปเปิล 5	20.5	20.2	20.6	21.8	21.2
	เทอร์โมคัปเปิล 6	20.8	20.9	21.5	22.0	22.3
น้ำร้อนในถัง	เทอร์โมคัปเปิล 7	31.5	39.6	50.4	60.3	71.0
ส่วนที่ไม่มีการถ่ายเทความร้อน	เทอร์โมคัปเปิล 8	28.7	29.6	30.1	35.0	42.0

ตารางที่ 2 อุณหภูมิของเทอร์โมไซฟอนที่มีความยาวส่วนทำระเหยเท่ากับ 64 cm

อุณหภูมิน้ำร้อนในตู้กระจก		อุณหภูมิของเทอร์โมคัปเปิล				
		30	40	50	60	70
น้ำเย็นขาเข้า	เทอร์โมคัปเปิล 1	20.3	20.6	20.3	20.0	20.0
	เทอร์โมคัปเปิล 2	20.8	21.1	21	20.7	20.2
	เทอร์โมคัปเปิล 3	20.8	21.1	20.9	20.5	20.6
น้ำเย็นขาออก	เทอร์โมคัปเปิล 4	20.7	21.1	21.2	22.8	22.9
	เทอร์โมคัปเปิล 5	20.7	21.1	21.2	22.6	22.0
	เทอร์โมคัปเปิล 6	21.3	22.0	22.1	23.5	22.9
น้ำร้อนในถัง	เทอร์โมคัปเปิล 7	32.7	40.4	50.3	60.6	70.1
ส่วนที่ไม่มีการถ่ายเทความร้อน	เทอร์โมคัปเปิล 8	29.6	33.0	39.2	42.2	46.2

### ภาคผนวก ข

#### การคำนวณค่าการถ่ายเทความร้อนจากผลการทดลอง

จากการทดลองมีการวัดอัตราการไหล, อุณหภูมิน้ำเย็นขาเข้า และอุณหภูมิน้ำเย็นขาออก โดยนำมาคำนวณตามสมการด้านล่าง

$$Q = \dot{m} C_p \Delta T \quad \dots (1)$$

$$\text{จากอัตราการไหลที่วัด} = 83.2 \text{ cm}^3/\text{s}$$

$$\text{ค่าความหนาแน่นของน้ำ} = 997 \text{ kg/m}^3$$

$$\text{ค่า } C_p \text{ ของน้ำ} = 4.18 \text{ kJ/kg-K}$$

$$\begin{aligned} \therefore \dot{m} &= 83.2 \frac{\text{cm}^3}{\text{s}} \times \frac{1}{10^6} \frac{\text{m}^3}{\text{cm}^3} \times 997 \frac{\text{kg}}{\text{m}^3} \\ &= 0.0829504 \text{ kg/s} \approx 0.083 \text{ kg/s} \end{aligned}$$

#### คำนวณค่าการถ่ายเทความร้อนของเทอร์โมไซฟอนที่มีความยาวส่วนทำระเหยเท่ากับ 32 cm

- ที่อุณหภูมิส่วนทำระเหยเท่ากับ 30°C

$$\begin{aligned} \therefore Q &= 0.083 \frac{\text{kg}}{\text{s}} \times 4.18 \frac{\text{kJ}}{\text{kg-K}} \times (0.133) \text{ K} \\ &= 0.046 \text{ kW} \end{aligned}$$

- ที่อุณหภูมิส่วนทำระเหยเท่ากับ 40°C

$$\begin{aligned} \therefore Q &= 0.083 \frac{\text{kg}}{\text{s}} \times 4.18 \frac{\text{kJ}}{\text{kg-K}} \times (0.433) \text{ K} \\ &= 0.150 \text{ kW} \end{aligned}$$

- ที่อุณหภูมิส่วนทำระเหยเท่ากับ 50°C

$$\begin{aligned} \therefore Q &= 0.083 \frac{\text{kg}}{\text{s}} \times 4.18 \frac{\text{kJ}}{\text{kg-K}} \times (0.566) \text{ K} \\ &= 0.196 \text{ kW} \end{aligned}$$

- ที่อุณหภูมิส่วนทำระเหยเท่ากับ 60°C

$$\begin{aligned} \therefore Q &= 0.083 \frac{\text{kg}}{\text{s}} \times 4.18 \frac{\text{kJ}}{\text{kg-K}} \times (1.433) \text{ K} \\ &= 0.497 \text{ kW} \end{aligned}$$

- ที่อุณหภูมิส่วนทำระเหยเท่ากับ  $70^{\circ}\text{C}$

$$\begin{aligned}\therefore Q &= 0.083 \frac{\text{kg}}{\text{s}} \times 4.18 \frac{\text{kJ}}{\text{kg} - \text{K}} \times (1.6) \text{ K} \\ &= 0.555 \text{ kW}\end{aligned}$$

คำนวณค่าการถ่ายเทความร้อนของเทอร์โมไซฟอนที่มีความยาวส่วนทำระเหยเท่ากับ 64 cm

- ที่อุณหภูมิส่วนทำระเหยเท่ากับ  $30^{\circ}\text{C}$

$$\begin{aligned}\therefore Q &= 0.083 \frac{\text{kg}}{\text{s}} \times 4.18 \frac{\text{kJ}}{\text{kg} - \text{K}} \times (0.266) \text{ K} \\ &= 0.092 \text{ kW}\end{aligned}$$

- ที่อุณหภูมิส่วนทำระเหยเท่ากับ  $40^{\circ}\text{C}$

$$\begin{aligned}\therefore Q &= 0.083 \frac{\text{kg}}{\text{s}} \times 4.18 \frac{\text{kJ}}{\text{kg} - \text{K}} \times (0.466) \text{ K} \\ &= 0.162 \text{ kW}\end{aligned}$$

- ที่อุณหภูมิส่วนทำระเหยเท่ากับ  $50^{\circ}\text{C}$

$$\begin{aligned}\therefore Q &= 0.083 \frac{\text{kg}}{\text{s}} \times 4.18 \frac{\text{kJ}}{\text{kg} - \text{K}} \times (0.766) \text{ K} \\ &= 0.266 \text{ kW}\end{aligned}$$

- ที่อุณหภูมิส่วนทำระเหยเท่ากับ  $60^{\circ}\text{C}$

$$\begin{aligned}\therefore Q &= 0.083 \frac{\text{kg}}{\text{s}} \times 4.18 \frac{\text{kJ}}{\text{kg} - \text{K}} \times (2.566) \text{ K} \\ &= 0.890 \text{ kW}\end{aligned}$$

- ที่อุณหภูมิส่วนทำระเหยเท่ากับ  $70^{\circ}\text{C}$

$$\begin{aligned}\therefore Q &= 0.083 \frac{\text{kg}}{\text{s}} \times 4.18 \frac{\text{kJ}}{\text{kg} - \text{K}} \times (2.333) \text{ K} \\ &= 0.809 \text{ kW}\end{aligned}$$

**ภาคผนวก ก**

แผ่น CD แสดงภาพถ่ายของรูปแบบการไหลที่เก็บได้จากการทดลอง

