



# ภาคผนวก

## ภาคผนวก ก.

## ผลการทดลองและการคำนวณ

ภาคผนวก ก.1 ตารางบันทึกผลการทดลองสภาวะที่หนึ่ง (ไม่เปิดฮีทเตอร์)

ณ วันที่ 16 กรกฎาคม 2544 เวลา 13.00 น.

ครั้งที่			1	2	3	4	5
B	ก่อนเข้าฮีทเตอร์	$t_{ai,cv} (^{\circ}C)$	33	33	33	33	33
	ฮีทเตอร์	$t_{ai,cv} (^{\circ}C)$	26	26.2	26.2	26.2	26.2
C	หลังจากผ่านฮีทเตอร์	$t_{ao,cv} (^{\circ}C)$	24	24	24	24	24
	ฮีทเตอร์	$t_{ao,cv} (^{\circ}C)$	22.4	22.6	22.6	22.8	22.8
1		$P_{cv} (kN \cdot m^{-2})$	310	315	310	310	315
		$t_1 (^{\circ}C)$	22	22	22	22	22
2		$t_2 (^{\circ}C)$	92	92	92	92	92
3		$P_{cd} (kN \cdot m^{-2})$	1255	1255	1255	1255	1255
		$t_3 (^{\circ}C)$	48	48	48	48	48
4		$t_{cv} (^{\circ}C)$	8.6	8.5	8.4	8.5	8.5
		$m_t (g/s)$	13	13.05	13.10	13.05	13
		$m_{a,cv} (z/mmH_2O)$	3.3	3.3	3.3	3.25	3.25
ก่อนเข้าคอนเดนเซอร์		$t_{ai,cd} (^{\circ}C)$	33.5	33.5	33.5	33.5	33.5
หลังจากผ่านคอนเดนเซอร์		$t_{ao,cd} (^{\circ}C)$	44	44	44	44	44

ภาคผนวก ก.2 ตารางบันทึกผลการทดลองสภาวะที่สอง (เปิดฮีทเตอร์ขนาด 1 kW จำนวน 1 ตัว

ณ วันที่ 16 กรกฎาคม 2544 เวลา 14.00 น.

ครั้งที่			6	7	8	9	10
B	ก่อนเข้าฮีทเตอร์	$t_{ai,ev}$ (°C)	43.5	43.5	43.5	43.5	43.5
	ฮีทเตอร์	$t_{ai,ev}^*$ (°C)	28.2	28.2	28	28.2	28.2
C	หลังจากผ่านฮีทเตอร์	$t_{ao,ev}$ (°C)	29.5	29	29	29	29
	ฮีทเตอร์	$t_{ao,ev}^*$ (°C)	24	23.8	23.8	23.8	23.8
1		$P_{ev}$ (kN*m <sup>2</sup> )	355	355	350	350	350
		$t_1$ (°C)	25.25	25.25	25.25	25.25	25.25
2		$t_2$ (°C)	93.5	93	93	93	93
3		$P_{cd}$ (kN*m <sup>2</sup> )	1350	1350	1350	1350	1350
		$t_3$ (°C)	49.5	49.5	49.5	49.5	49.5
4		$t_{ev}$ (°C)	10.5	10.5	10.5	10.5	10.5
		$m_r$ (g/s)	15	14.9	14.8	14.8	14.9
		$m_{a,ev}$ (z/mmH <sub>2</sub> O)	3.5	3.45	3.4	3.4	3.4
ก่อนเข้าคอนเดนเซอร์		$t_{ai,cd}$ (°C)	33	33	33	33	33
หลังจากผ่านคอนเดนเซอร์		$t_{ao,cd}$ (°C)	43	43	43	43	44

ภาคผนวก ก.3 ตารางบันทึกผลการทดลองสภาวะที่ 3 (เปิดฮีทเตอร์ขนาด 1 kW จำนวน 2 ตัว

ณ วันที่ 16 กรกฎาคม 2544 เวลา 15.00 น.

ครั้งที่			11	12	13	14	15
B	ก่อนเข้า	$t_{ai,cv}$ (°C)	54	54.5	54	54	54.5
	ฮีทเตอร์	$t_{ai,cv}^*$ (°C)	31.4	31.4	31.6	31.6	31.6
C	หลังจากผ่าน	$t_{ao,cv}$ (°C)	38	38	38	38	38.5
	ฮีทเตอร์	$t_{ao,cv}^*$ (°C)	26.8	26.8	27	27.2	27
1		$P_{cv}$ (kN*m <sup>2</sup> )	400	400	400	400	400
		$t_1$ (°C)	29	29	29.5	29.5	29.5
2		$t_2$ (°C)	88	88	88	89.5	91
3		$P_{cd}$ (kN*m <sup>2</sup> )	1550	1550	1575	1575	1600
		$t_3$ (°C)	51	51	51	51	51.5
4		$t_{ev}$ (°C)	13.5	14	14	14.25	14.25
		$m_r$ (g/s)	17.5	17.5	17.5	17.5	17.5
		$m_{a,cv}$ (z/mmH <sub>2</sub> O)	3.5	3.5	3.5	3.5	3.5
ก่อนเข้า		$t_{ai,cd}$ (°C)	32.5	33	32.5	33	33
คอนเดนเซอร์							
หลังจากผ่าน		$t_{ao,cd}$ (°C)	44.5	44	44.5	44.5	45.5
คอนเดนเซอร์							

จากผลการทดลองที่บันทึกได้เราจะนำมาใช้ในการหาค่าของ PR,  $UA_{cv}$ ,  $UA_{cd}$ ,  $m_{a,cv}$  และ  $m_{a,cd}$  เพื่อใช้เป็นค่า Input สำหรับแบบจำลองทางคณิตศาสตร์ที่สร้างขึ้น

จากสมการ 3.15 เมื่อนำค่าครั้งที่ 1 ของ  $P_{cd}$  และ  $P_{cv}$  แทนค่าลงในสมการจะได้ค่า PR จะ  
ได้

$$P_{cd} = PR \cdot P_{cv}$$

$$1255 = PR \cdot 310$$

$$PR = \frac{1255}{310}$$

$$PR = 4.048$$

โดยที่ค่าของ PR ครั้งอื่น ๆ จะแสดงในตารางข้างล่างนี้

**ภาคผนวก ก.4 ตารางแสดงอัตราส่วนความดันของสารทำความเย็นระหว่างคอนเดนเซอร์และ  
อีแวปอเรเตอร์**

ครั้งที่	$P_{cd}$ (kPa)	$P_{cv}$ (kPa)	PR
1	1255	310	4.048
2	1255	315	3.984
3	1260	310	4.065
4	1255	310	4.048
5	1260	315	4.000
6	1350	355	3.803
7	1350	355	3.803
8	1325	350	3.786
9	1325	350	3.786
10	1340	350	3.829
11	1550	400	3.875
12	1575	400	3.938
13	1600	400	4.000
14	1575	400	3.938
15	1600	400	4.000
		<b>Average</b>	3.927

จากสมการ 3.2 เมื่อนำค่าครั้งที่ 1 ของ  $m_{a,cv}$ ,  $h_{ai,cv}$  และ  $h_{ao,cv}$  ลงในสมการ จะได้

$$Q_{ev} = m_{a,ev} \cdot (h_{ai,ev} - h_{ao,ev})$$

$$Q_{ev} = 0.094 \cdot (100.3 - 85.93)$$

$$Q_{ev} = 1.350 \cdot kW$$

โดยที่ค่าของ  $Q_{cv}$  ครั้งอื่น ๆ จะแสดงตามตารางข้างล่าง

**ภาคผนวก ก.5** ตารางแสดงอัตราการถ่ายเทความร้อนของอีแวปอเรเตอร์

ครั้งที่	$m_{a,cv}$ (kg/s)	$h_{ai,cv}$ (kJ/kg)	$h_{ao,cv}$ (kJ/kg)	$Q_{cv}$ (kW)
1	0.094	100.3	85.93	1.350
2	0.094	101.1	86.96	1.328
3	0.094	101.1	86.69	1.353
4	0.094	101.1	87.46	1.279
5	0.094	101.1	87.46	1.279
6	0.096	109.9	91.97	1.723
7	0.095	109.9	91.18	1.786
8	0.095	109	91.18	1.687
9	0.095	109.9	91.18	1.772
10	0.095	109.9	91.18	1.772
11	0.095	126	103.6	2.121
12	0.095	126	103.6	2.121
13	0.095	127.1	104.5	2.139
14	0.095	127.1	105.4	2.053
15	0.095	127.1	104.5	2.138
<b>Average</b>	0.095			

จากสมการ 3.3 เมื่อนำค่าครั้งที่ 1 ของ  $Q_{cv}$ ,  $t_{ao,cv}$ ,  $t_{ai,cv}$ ,  $t_1$  และ  $t_{cv}$  แทนค่าลงในสมการ จะ  
ได้

$$Q_{ev} = UA_{ev} \cdot \left[ \frac{(t_{ao,ev} - t_{ev}) - (t_{ai,ev} - t_1)}{\ln \left( \frac{t_{ao,ev} - t_{ev}}{t_{ai,ev} - t_1} \right)} \right]$$

$$1.350 = UA_{ev} \cdot \left[ \frac{(24 - 8.6) - (33 - 22)}{\ln \left( \frac{24 - 8.6}{33 - 22} \right)} \right]$$

$$UA_{ev} = 0.103 \cdot kW / K$$

โดยที่ค่าของ  $UA_{cv}$  ครั้งที่อื่น ๆ จะแสดงตามตารางข้างล่าง

ภาคผนวก ก.6 ตารางแสดงค่าสัมประสิทธิ์การถ่ายเทความร้อนของอีแวปอเรเตอร์

ครั้งที่	$Q_{cv}$ (kW)	$t_{ai,cv}$ (°C)	$t_{ao,cv}$ (°C)	$t_1$ (°C)	$t_{cv}$ (°C)	$UA_{cv}$ (kW/K)
1	1.350	33	24	22	8.6	0.103
2	1.328	33	24	22	8.5	0.101
3	1.353	33	24	22	8.4	0.103
4	1.279	33	24	22	8.5	0.103
5	1.279	33	24	22	8.5	0.103
6	1.723	43.5	29.5	25.25	10.5	0.097
7	1.786	43.5	29	25.25	10.5	0.098
8	1.687	43.5	29	25.25	10.5	0.098
9	1.772	43.5	29	25.25	10.5	0.097
10	1.772	43.5	29	25.25	10.5	0.097
11	2.121	54	38	29	13.5	0.092
12	2.121	54.5	38	29	14	0.092
13	2.139	54	38	29.5	14	0.093
14	2.053	54	38	29.5	14.25	0.093
15	2.138	54.5	38.5	29.5	14.25	0.093
					<b>Average</b>	<b>0.098</b>



# ภาคผนวก



## ภาคผนวก ก.

## ผลการทดลองและการคำนวณ

ภาคผนวก ก.1 ตารางบันทึกผลการทดลองสถานะที่หนึ่ง (ไม่เปิดฮีทเตอร์)

ณ วันที่ 16 กรกฎาคม 2544 เวลา 13.00 น.

ครั้งที่			1	2	3	4	5
B	ก่อนเข้า	$t_{ai,cv} (^{\circ}C)$	33	33	33	33	33
	ฮีทเตอร์	$t_{ai,cv}^{*} (^{\circ}C)$	26	26.2	26.2	26.2	26.2
C	หลังจากผ่าน	$t_{ao,cv} (^{\circ}C)$	24	24	24	24	24
	ฮีทเตอร์	$t_{ao,cv}^{*} (^{\circ}C)$	22.4	22.6	22.6	22.8	22.8
1		$P_{cv} (kN \cdot m^{-2})$	310	315	310	310	315
		$t_1 (^{\circ}C)$	22	22	22	22	22
2		$t_2 (^{\circ}C)$	92	92	92	92	92
3		$P_{cd} (kN \cdot m^{-2})$	1255	1255	1255	1255	1255
		$t_3 (^{\circ}C)$	48	48	48	48	48
4		$t_{cv} (^{\circ}C)$	8.6	8.5	8.4	8.5	8.5
		$m_t (g/s)$	13	13.05	13.10	13.05	13
		$m_{a,cv} (z/mmH_2O)$	3.3	3.3	3.3	3.25	3.25
ก่อนเข้า	คอนเดนเซอร์	$t_{ai,cd} (^{\circ}C)$	33.5	33.5	33.5	33.5	33.5
หลังจากผ่าน	คอนเดนเซอร์	$t_{ao,cd} (^{\circ}C)$	44	44	44	44	44

ภาคผนวก ก.2 ตารางบันทึกผลการทดลองสถานะที่สอง (เปิดฮีทเตอร์ขนาด 1 kW จำนวน 1 ตัว  
ณ วันที่ 16 กรกฎาคม 2544 เวลา 14.00 น.

ครั้งที่			6	7	8	9	10
B	ก่อนเข้า	$t_{ai,cv}$ (°C)	43.5	43.5	43.5	43.5	43.5
	ฮีทเตอร์	$t_{ai,ev}$ (°C)	28.2	28.2	28	28.2	28.2
C	หลังจากผ่าน	$t_{ao,cv}$ (°C)	29.5	29	29	29	29
	ฮีทเตอร์	$t_{ao,ev}$ (°C)	24	23.8	23.8	23.8	23.8
1		$P_{cv}$ (kN*m <sup>-2</sup> )	355	355	350	350	350
		$t_1$ (°C)	25.25	25.25	25.25	25.25	25.25
2		$t_2$ (°C)	93.5	93	93	93	93
3		$P_{cd}$ (kN*m <sup>-2</sup> )	1350	1350	1350	1350	1350
		$t_3$ (°C)	49.5	49.5	49.5	49.5	49.5
4		$t_{cv}$ (°C)	10.5	10.5	10.5	10.5	10.5
		$m_r$ (g/s)	15	14.9	14.8	14.8	14.9
		$m_{a,cv}$ (z/mmH <sub>2</sub> O)	3.5	3.45	3.4	3.4	3.4
ก่อนเข้า		$t_{ai,cd}$ (°C)	33	33	33	33	33
คอนเดนเซอร์							
หลังจากผ่าน		$t_{ao,cd}$ (°C)	43	43	43	43	44
คอนเดนเซอร์							

ภาคผนวก ก.3 ตารางบันทึกผลการทดลองสถานะที่ 3 (เปิดฮีทเตอร์ขนาด 1 kW จำนวน 2 ตัว

ณ วันที่ 16 กรกฎาคม 2544 เวลา 15.00 น.

ครั้งที่			11	12	13	14	15
B	ก่อนเข้า	$t_{ai,cv}$ (°C)	54	54.5	54	54	54.5
	ฮีเวปอเรเตอร์	$t_{ai,cv}^*$ (°C)	31.4	31.4	31.6	31.6	31.6
C	หลังจากผ่าน	$t_{ao,cv}$ (°C)	38	38	38	38	38.5
	ฮีเวปอเรเตอร์	$t_{ao,cv}^*$ (°C)	26.8	26.8	27	27.2	27
1		$P_{cv}$ (kN*m <sup>-2</sup> )	400	400	400	400	400
		$t_1$ (°C)	29	29	29.5	29.5	29.5
2		$t_2$ (°C)	88	88	88	89.5	91
3		$P_{cd}$ (kN*m <sup>-2</sup> )	1550	1550	1575	1575	1600
		$t_3$ (°C)	51	51	51	51	51.5
4		$t_{ov}$ (°C)	13.5	14	14	14.25	14.25
		$m_r$ (g/s)	17.5	17.5	17.5	17.5	17.5
		$m_{a,cv}$ (z/mmH <sub>2</sub> O)	3.5	3.5	3.5	3.5	3.5
ก่อนเข้า		$t_{ai,cd}$ (°C)	32.5	33	32.5	33	33
คอนเดนเซอร์		$t_{ao,ed}$ (°C)	44.5	44	44.5	44.5	45.5
หลังจากผ่าน							
คอนเดนเซอร์							

จากผลการทดลองที่บันทึกได้เราจะนำมาใช้ในการหาค่าของ PR, UA<sub>cv</sub>, UA<sub>cd</sub>, m<sub>a,cv</sub> และ m<sub>a,ed</sub> เพื่อใช้เป็นค่า Input สำหรับแบบจำลองทางคณิตศาสตร์ที่สร้างขึ้น

จากสมการ 3.15 เมื่อนำค่าครั้งที่ 1 ของ  $P_{cd}$  และ  $P_{ev}$  แทนค่าลงในสมการจะได้ค่า PR จะ  
ได้

$$P_{cd} = PR \cdot P_{ev}$$

$$1255 = PR \cdot 310$$

$$PR = \frac{1255}{310}$$

$$PR = 4.048$$

โดยที่ค่าของ PR ครั้งที่อื่น ๆ จะแสดงในตารางข้างล่างนี้

**ภาคผนวก ก.4 ตารางแสดงอัตราส่วนความดันของสารทำความเย็นระหว่างคอนเดนเซอร์และ  
อีแวโปเรเตอร์**

ครั้งที่	$P_{cd}$ (kPa)	$P_{ev}$ (kPa)	PR
1	1255	310	4.048
2	1255	315	3.984
3	1260	310	4.065
4	1255	310	4.048
5	1260	315	4.000
6	1350	355	3.803
7	1350	355	3.803
8	1325	350	3.786
9	1325	350	3.786
10	1340	350	3.829
11	1550	400	3.875
12	1575	400	3.938
13	1600	400	4.000
14	1575	400	3.938
15	1600	400	4.000
		<b>Average</b>	<b>3.927</b>

จากสมการ 3.2 เมื่อนำค่าครั้งที่ 1 ของ  $m_{a,ev}$ ,  $h_{ai,ev}$  และ  $h_{ao,ev}$  ลงในสมการ จะได้

$$Q_{ev} = m_{a,ev} \cdot (h_{ai,ev} - h_{ao,ev})$$

$$Q_{ev} = 0.094 \cdot (100.3 - 85.93)$$

$$Q_{ev} = 1.350 \cdot kW$$

โดยที่ค่าของ  $Q_{ev}$  ครั้งที่อื่น ๆ จะแสดงตามตารางข้างล่าง

**ภาคผนวก ก.5 ตารางแสดงอัตราการถ่ายเทความร้อนของอีแวปอเรเตอร์**

ครั้งที่	$m_{a,ev}$ (kg/s)	$h_{ai,ev}$ (kJ/kg)	$h_{ao,ev}$ (kJ/kg)	$Q_{ev}$ (kW)
1	0.094	100.3	85.93	1.350
2	0.094	101.1	86.96	1.328
3	0.094	101.1	86.69	1.353
4	0.094	101.1	87.46	1.279
5	0.094	101.1	87.46	1.279
6	0.096	109.9	91.97	1.723
7	0.095	109.9	91.18	1.786
8	0.095	109	91.18	1.687
9	0.095	109.9	91.18	1.772
10	0.095	109.9	91.18	1.772
11	0.095	126	103.6	2.121
12	0.095	126	103.6	2.121
13	0.095	127.1	104.5	2.139
14	0.095	127.1	105.4	2.053
15	0.095	127.1	104.5	2.138
<b>Average</b>	0.095			

จากสมการ 3.3 เมื่อนำค่าครั้งที่ 1 ของ  $Q_{cv}$ ,  $t_{ao,cv}$ ,  $t_{ai,cv}$ ,  $t_1$  และ  $t_{cv}$  แทนค่าลงในสมการ จะ  
ได้

$$Q_{cv} = UA_{cv} \cdot \left[ \frac{(t_{ao,cv} - t_{cv}) - (t_{ai,cv} - t_1)}{\ln \left( \frac{t_{ao,cv} - t_{cv}}{t_{ai,cv} - t_1} \right)} \right]$$

$$1.350 = UA_{cv} \cdot \left[ \frac{(24 - 8.6) - (33 - 22)}{\ln \left( \frac{24 - 8.6}{33 - 22} \right)} \right]$$

$$UA_{cv} = 0.103 \cdot kW / K$$

โดยที่ค่าของ  $UA_{cv}$  ครั้งที่อื่น ๆ จะแสดงตามตารางข้างล่าง

ภาคผนวก ก.6 ตารางแสดงค่าสัมประสิทธิ์การถ่ายเทความร้อนของอีแวปอเรเตอร์

ครั้งที่	$Q_{cv}$ (kW)	$t_{ai,cv}$ (°C)	$t_{ao,cv}$ (°C)	$t_1$ (°C)	$t_{cv}$ (°C)	$UA_{cv}$ (kW/K)
1	1.350	33	24	22	8.6	0.103
2	1.328	33	24	22	8.5	0.101
3	1.353	33	24	22	8.4	0.103
4	1.279	33	24	22	8.5	0.103
5	1.279	33	24	22	8.5	0.103
6	1.723	43.5	29.5	25.25	10.5	0.097
7	1.786	43.5	29	25.25	10.5	0.098
8	1.687	43.5	29	25.25	10.5	0.098
9	1.772	43.5	29	25.25	10.5	0.097
10	1.772	43.5	29	25.25	10.5	0.097
11	2.121	54	38	29	13.5	0.092
12	2.121	54.5	38	29	14	0.092
13	2.139	54	38	29.5	14	0.093
14	2.053	54	38	29.5	14.25	0.093
15	2.138	54.5	38.5	29.5	14.25	0.093
					<b>Average</b>	0.098

จากสมการ 3.11 เมื่อนำค่าครั้งที่ 1 ของ  $m_r$ ,  $h_2$  และ  $h_3$  แทนค่าลงในสมการ จะได้

$$Q_{cd} = m_r \cdot (h_2 - h_3)$$

$$Q_{cd} = 0.013 \cdot (470.9 - 268.5)$$

$$Q_{cd} = 2.631 \cdot kW$$

โดยที่ค่าของ  $Q_{cd}$  ครั้งที่อื่น ๆ จะแสดงตามตารางข้างล่าง

**ภาคผนวก ก.7 ตารางแสดงอัตราการถ่ายเทความร้อนของคอนเดนเซอร์**

ครั้งที่	$m_r$ (kg/s)	$h_2$ (kJ/kg)	$h_3$ (kJ/kg)	$Q_{cd}$ (kW)
1	0.013	470.9	268.5	2.631
2	0.01305	470.9	268.5	2.641
3	0.0131	470.9	268.5	2.651
4	0.01305	470.9	268.5	2.641
5	0.013	470.9	268.5	2.631
6	0.015	471.3	270.8	3.008
7	0.0149	470.8	270.8	2.980
8	0.0148	471.1	270.8	2.964
9	0.0148	471.1	270.8	2.964
10	0.0149	471.1	270.8	2.984
11	0.0175	471.2	273.6	3.458
12	0.0175	471.2	273.6	3.458
13	0.0175	471.2	273.6	3.458
14	0.0175	471.8	273.6	3.469
15	0.0175	472.3	273.9	3.472

จากสมการ 3.13 เมื่อนำค่าครั้งที่ 1 ของ  $Q_{cd}$ ,  $t_{ai,cd}$ ,  $t_{ao,cd}$ ,  $t_2$  และ  $t_3$  แทนค่าลงในสมการ จะ  
ได้

$$Q_{cd} = UA_{cd} \cdot \left[ \frac{(t_3 - t_{ai,cd}) - (t_2 - t_{ao,cd})}{\ln \left( \frac{t_3 - t_{ai,cd}}{t_2 - t_{ao,cd}} \right)} \right]$$

$$2.631 = UA_{cd} \cdot \left[ \frac{(48 - 33.5) - (92 - 44)}{\ln \left( \frac{48 - 33}{92 - 44} \right)} \right]$$

$$UA_{cd} = 0.094 \cdot kW / K$$

โดยที่ค่าของ  $UA_{cd}$  ครั้งอื่น ๆ จะแสดงตามตารางข้างล่าง

ภาคผนวก ก.8 ตารางแสดงค่าสัมประสิทธิ์การถ่ายเทความร้อนของคอนเดนเซอร์

ครั้งที่	$Q_{cd}$ (kW)	$t_{ai,cd}$ ( $^{\circ}C$ )	$t_{ao,cd}$ ( $^{\circ}C$ )	$t_2$ ( $^{\circ}C$ )	$t_3$ ( $^{\circ}C$ )	$UA_{cd}$ (kW/K)
1	2.631	33.5	44	92	48	0.094
2	2.641	33.5	44	92	48	0.094
3	2.651	33.5	44	92	48	0.095
4	2.641	33.5	44	92	48	0.094
5	2.631	33.5	44	92	48	0.094
6	3.008	33	43	93.5	49.5	0.099
7	2.980	33	43	93	49.5	0.099
8	2.964	33	43	93	49.5	0.098
9	2.964	33	43	93	49.5	0.098
10	2.984	33	44	93	49.5	0.099
11	3.458	33	44.5	88	51	0.110
12	3.458	33	44	88	51	0.110
13	3.458	33	44.5	88	51	0.110
14	3.469	33	44.5	89.5	51	0.111
15	3.472	33	45.5	91.5	51.5	0.110
					<b>Average</b>	0.101



จากสมการที่ 3.12 เมื่อนำค่าครั้งที่ 1 ของ  $Q_{cd}$ ,  $t_{ai,cd}$ ,  $t_{ao,cd}$  และ  $C_{pa} = 1.006 \text{ kJ/kg}\cdot\text{s}$  แทนลงในสมการ จะได้

$$Q_{cd} = m_{a,cd} \cdot C_{pa} \cdot (t_{ai,cd} - t_{ao,cd})$$

$$2.631 = m_{a,cd} \cdot 1.006 \cdot (33.5 - 44)$$

$$m_{a,cd} = 0.249 \cdot \text{kg/s}$$

โดยที่ค่าของ  $m_{a,cd}$  ครั้งที่อื่น ๆ จะแสดงตามตารางข้างล่าง

ภาคผนวก ก.9 ตารางแสดงอัตราการไหลของอากาศโดยมวลที่ไหลผ่านคอนเดนเซอร์

ครั้งที่	$Q_{cd}$ (kW)	$t_{ai,cd}$ (kJ/kg)	$t_{ao,cd}$ (kJ/kg)	$m_{a,cd}$ (kg/s)
1	2.631	33.5	44	0.249
2	2.641	33.5	44	0.250
3	2.651	33.5	44	0.251
4	2.641	33.5	44	0.250
5	2.631	33.5	44	0.249
6	3.008	33	43	0.299
7	2.980	33	43	0.297
8	2.964	33	43	0.295
9	2.964	33	43	0.295
10	2.984	33	44	0.297
11	3.458	33	44.5	0.287
12	3.458	33	44	0.313
13	3.458	33	44.5	0.287
14	3.469	33	44.5	0.300
15	3.472	33	45.5	0.276
			<b>Average</b>	0.280

ดังนั้น เราจะได้ค่า Input สำหรับแบบจำลองทางคณิตศาสตร์ที่เราสร้างขึ้นดังนี้

- $PR = 3.927$
- $UA_{cv} = 0.094 \text{ kW/K}$
- $UA_{cd} = 0.101 \text{ kW/K}$
- $m_{a,cv} = 0.095 \text{ kg/s}$
- $m_{a,cd} = 0.280 \text{ kg/s}$



## ภาคผนวก ข.

โปรแกรมแบบจำลองทางคณิตศาสตร์  
ของเครื่องปรับอากาศที่ใช้ R-134a เป็นสารทำความเย็น

โค้ดแบบจำลอง

Option Explicit

Public Taiev, Taiev1, Taicd, Taocd, maev, macd, PR, UAev, ma As Double

Public UAcd, Tcd, V, h1, h2, h3, h3New, h4, Taoev, T1, T2, T11, T3, T33, Tev, Qev As Double

Public hai, hao, Wao, Pwao, Pwsao, Pwsai, Pws, Qcd As Double

Public Pev, Pcd, Mr, Vgev, V1, P1, P2, Pd, hgev, F1, F11, F33, F3, hgcd, hi2 As Double

Public Pass1, Pass2, Pass3, PassM As Integer

Public Ta, T1New, T3New As Double

Public Function EQ35Ta(Ta1 As Variant, Pws As Variant)

Dim yo, Dyo, Dx, C1, C2, C3, C4, C5, C6, ES, T01, T0, Ta11 As Double

ES = 0.001

C1 = -5800.2206

C2 = -5.516256

C3 = -0.048640239

C4 = 0.000041764768

C5 = -0.000000014452093

C6 = 6.5459673

T0 = 300

Do

$$yo = \text{Log}(Pws) - ((C1 / T0) + C2 + (C3 * T0) + (C4 * T0 * T0) + (C5 * T0 * T0 * T0) + (C6 * \text{Log}(T0)))$$

$$Dyo = -(-(C1 / (T0 * T0)) + C3 + (2 * C4 * T0) + (3 * C5 * T0 * T0) + (C6 / T0))$$

$$Dx = -(yo / Dyo)$$

$$Ta11 = T0 + Dx$$

```

T0 = Ta11
Tol1 = Abs(Dx * (100 / Ta11))
Loop Until (Tol1 <= ES)
Ta = Ta11 - 273.15
End Function

```

```

Public Function EQHai()
Dim Ws, W As Double
Call EQ35Pws
Ws = 0.62198 * (Pwsai / (101.325 - Pwsai))
W = (((2501 - (2.38 * (Taiev1 - 273.15))) * Ws - ((Taiev - 273.15) - (Taiev1 - 273.15))) / (2501 +
(1.805 * (Taiev - 273.15)) - (4.186 * (Taiev1 - 273.15))))
hai = (1.006 * (Taiev - 273.15)) + (W * (2501 + (1.805 * (Taiev - 273.15))))
End Function

```

```

Public Function EQ35Pws()
Dim C1, C2, C3, C4, C5, C6 As Double
C1 = -5800.2206
C2 = -5.516256
C3 = -0.048640239
C4 = 0.000041764768
C5 = -0.000000014452093
C6 = 6.5459673
Pwsai = (C1 / Taiev1) + C2 + (C3 * Taiev1) + (C4 * Taiev1 * Taiev1) + (C5 * Taiev1 * Taiev1 *
Taiev1) + (C6 * Log(Taiev1))
Pwsai = Exp(Pwsai)
End Function

```

Public Function EQPcd()

Dim Pc As Double

Pev = Exp(21.51297 - (2200.9809 / (246.61 + Tev)))

Pev = Pev / 1000

Pcd = Pev \* PR

End Function

Public Function EQMr()

Pd = 0.00002595 \* (3000 / 60)

Dim k As Variant

k = 1.106

Vgev = Exp((-12.4539 + (2669 / (273.15 + Tev))))

Vgev = Vgev \* (1.01357 + (1.06736 \* 0.001 \* Tev) - (9.2532 \* 0.000001 \* Tev \* Tev) - (3.2192 \* 0.0000001 \* Tev \* Tev \* Tev))

V1 = Vgev \* (1 + 4.7881 \* 0.001 \* (T1 - Tev))

V1 = V1 - (3.965 \* 0.000001 \* ((T1 - Tev) \* (T1 - Tev)))

V1 = V1 + (2.5817 \* 0.00001 \* (T1 - Tev) \* Tev

V1 = V1 - (1.8506 \* 0.0000001 \* ((T1 - Tev) \* (T1 - Tev) \* Tev))

V1 = V1 + (8.5739 \* 0.0000001 \* (T1 - Tev) \* (Tev \* Tev))

V1 = V1 - 5.401 \* 0.000000001 \* ((T1 - Tev) \* (T1 - Tev) \* Tev \* Tev)

P1 = Pev

P2 = Pcd

Mr = (1 + 0.107 - 0.107 \* (P2 / P1) ^ (1 / k)) \* Pd / V1

End Function

Public Function Main(hh3New As Variant)

Dim pass11, TTTT As Integer

Dim CheckESTa, CheckEST1, CheckEST3 As Double

**LOOP EVAPORATOR MODEL**

Taoev = 20

T1 = 20

Call EQHai

hao = hai - (Qev / maev)

Do

Wao = (hao - (1.006 \* Taoev)) / (2501 + (1.085 \* Taoev))

Pwao = (Wao \* 101.325) / (0.62198 + Wao)

Call EQ35Ta(Taoev, Pwao)

CheckESTa = Abs((Ta - Taoev) / Ta) \* 100

If CheckESTa > 0.1 Then

Taoev = Ta

pass11 = 0

Else: pass11 = 1

End If

Loop Until pass11 = 1

Taoev = Ta

Do

Call EQ33

Call EQPcd

Call EQMr

h1 = (Qev / Mr) + h3

hgev = (398503 + 606.163 \* Tev - 1.05644 \* (Tev ^ 2) - 1.82426 \* 0.02 \* (Tev ^ 3)) / 1000

Call EQT1

T1 = Val(T1)

T1New = Val(T1New)

CheckEST1 = Abs((T1New - T1) / T1New) \* 100

If CheckEST1 > 0.1 Then

T1 = T1New

```

Pass2 = 0
Else
Pass2 = 1
End If
Loop Until (Pass2 = 1)

```

### **LOOP COMPRESSOR**

```

Tcd = (-2200.9809 / (Log(1000 * Pcd) - 21.51297)) - 246.61
hgcd = (398503 + 606.163 * Tcd - 1.05644 * (Tcd ^ 2) - 1.82426 * 0.01 * (Tcd ^ 3)) / 1000
T2 = (Pcd / Pev) ^ ((1.106 - 1) / 1.106) * (T1 + 273.15)
T2 = T2 * 1.025
hi2 = 1 + (3.48186 * 0.001) * ((T2 - 273.15) - Tcd)
hi2 = hi2 + (1.6886 * 0.001 * ((T2 - 273.15) - Tcd) * ((T2 - 273.15) - Tcd))
hi2 = hi2 + (9.2642 * 0.000001 * (T2 - 273.15 - Tcd) * Tcd)
hi2 = hi2 - (7.698 * 0.00000001 * (T2 - 273.15 - Tcd) * (T2 - 273.15 - Tcd) * Tcd)
hi2 = hi2 + (1.707 * 0.00000001 * (T2 - 273.15 - Tcd) * Tcd * Tcd)
hi2 = hi2 - (1.213 * 0.000000001 * (T2 - 273.15 - Tcd) * Tcd * Tcd)
h2 = (149048 - ((hgcd - 149048) * hi2)) / 1000 'EQ3.22

```

### **LOOP CONDENSER**

```

h3New = h3
Do
Qcd = Mr * (h2 - h3New)
Taocd = (Qcd / (macd * 1.006)) + Taicd 'EQ3.14
Call EQ15New
CheckEST3 = Abs((T3New - T3) / T3New) * 100
  If CheckEST3 > 0.1 Then
    T3 = T3New
h3New = (200000 + 1335.29 * T3 + 1.7065 * (T3 ^ 2) + 7.6741 * 0.001 * (T3 ^ 3)) / 1000
Form1.Text11.Text = Str(h3New)

```

```
Form6.Text11.Text = Str(h3New)
```

```
Form8.Text11.Text = Str(h3New)
```

```
Pass3 = 0
```

```
Else: Pass3 = 1
```

```
End If
```

```
Loop Until (Pass3 = 1)
```

```
End Function
```

```
Public Function EQT10
```

```
Dim T1N, TT1, T111, T1M, TT, test, test1, h11, ES, CheckE As Double
```

```
Dim Vsta, Vstp, Vmax, VN, STA, STE, STP, TR, Pow, i1, i2, i3, i4, i5 As Double
```

```
Dim Check, j, i, vpt, vpt1 As Integer
```

```
h11 = (149048 - (1000 * h1)) / (hgev - 149048)
```

```
T11 = 10
```

```
ES = 0.001
```

```
T111 = 50
```

```
Do
```

```
T1M = (T11 + T111) / 2
```

```
test = 1 + (3.48186 * 0.001) * (T1M - Tev)
```

```
test = test + (1.6886 * 0.001 * (T1M - Tev) * (T1M - Tev))
```

```
test = test + (9.2642 * 0.000001 * (T1M - Tev) * Tev)
```

```
test = test - (7.698 * 0.00000001 * (T1M - Tev) * (T1M - Tev) * Tev)
```

```
test = test + (1.707 * 0.0000001 * (T1M - Tev) * Tev * Tev)
```

```
test = test - (1.213 * 0.000000001 * (T1M - Tev) * Tev * Tev) - h11
```

```
test1 = 1 + (3.48186 * 0.001) * (T111 - Tev)
```

```
test1 = test1 + (1.6886 * 0.001 * (T111 - Tev) * (T111 - Tev))
```

```
test1 = test1 + (9.2642 * 0.000001 * (T111 - Tev) * Tev)
```

```
test1 = test1 - (7.698 * 0.00000001 * (T111 - Tev) * (T111 - Tev) * Tev)
```

```
test1 = test1 + (1.707 * 0.0000001 * (T111 - Tev) * Tev * Tev)
```

```
test1 = test1 - (1.213 * 0.000000001 * (T111 - Tev) * Tev * Tev) - h11
```



TT = test \* test1

If TT > 0 Then

T111 = T1M

Else

T11 = T1M

End If

T1N = (T11 + T1M) / 2

CheckE = Abs((T1N - T111) \* 100 / T1N)

Loop Until CheckE <= ES

T1New = T1N

End Function

Public Function EQ12()

Dim T22, TT2, ES, k, F22, F2, DA, DB, Tol4 As Double

T22 = 305

TT2 = 300

ES = 0.001

k = 1.106

T1 = Val(T1)

Do

F22 = ((T22 / (T1 + 273.15)) ^ (k / (k - 1))) \* Pev - Pcd

F2 = ((TT2 / (T1 + 273.15)) ^ (k / (k - 1))) \* Pev - Pcd

DA = (F22 - F2) / (T22 - TT2)

DB = -F2 / DA

T22 = TT2

TT2 = TT2 + DB

Tol4 = Abs(DB \* 100 / TT2)

Loop Until Tol4 <= ES

T2 = TT2

End Function

Public Function EQ15New()

Dim T3L, T3R, ES, Tol, T3M, FTM, FTR, AA, TN, TL, TR As Double

T3L = 35

T3R = 80

ES = 0.001

Do

T3M = (T3L + T3R) / 2

FTM = (UAcđ \* (((T3M - Taicđ) - (T2 - 273.15 - Taocđ)) / (Log((T3M - Taicđ) / (T2 - 273.15 - Taocđ))))) - Qcđ

FTR = (UAcđ \* (((T3R - Taicđ) - (T2 - 273.15 - Taocđ)) / (Log((T3R - Taicđ) / (T2 - 273.15 - Taocđ))))) - Qcđ

AA = FTM \* FTR

If AA > 0 Then

T3R = T3M

Else

T3L = T3M

End If

TN = (T3L + T3M) / 2

Tol = Abs((TN - T3R) \* 100 / TN)

Loop Until Tol <= ES

T3New = TN

End Function

Public Function EQ33()

Dim TevL, TevR, ES, Tol, TevM, FTM, FTR, AA, TN, TL, TR As Double

TevL = 1

TevR = 20

ES = 0.001

Do

$TevM = (TevL + TevR) / 2$

$FTM = (UAev * (((Taoev - TevM) - (Taiev - 273.15 - T1)) / (\text{Log}((Taoev - TevM) / (Taiev - 273.15 - T1)))))) - Qev$

$FTR = (UAev * (((Taoev - TevR) - (Taiev - 273.15 - T1)) / (\text{Log}((Taoev - TevR) / (Taiev - 273.15 - T1)))))) - Qev$

$AA = FTM * FTR$

If  $AA > 0$  Then

$TevR = TevM$

Else

$TevL = TevM$

End If

$TN = (TevL + TevM) / 2$

$Tol = \text{Abs}((TN - TevR) * 100 / TN)$

Loop Until  $Tol \leq ES$

$Tev = TN$

End Function

Private Sub Command1\_Click()

Form6.Show

Dim checkESh3 As Double

$Taiev = \text{Val}(\text{Text1.Text}) + 273.15$

$Taiev1 = \text{Val}(\text{Text2.Text}) + 273.15$

$Taibd = \text{Val}(\text{Text3.Text})$

$maev = \text{Val}(\text{Text4.Text})$

$macd = \text{Val}(\text{Text5.Text})$

$PR = \text{Val}(\text{Text6.Text})$

$UAev = \text{Val}(\text{Text7.Text})$

$UAcid = \text{Val}(\text{Text8.Text})$

$Qev = \text{Val}(\text{Text9.Text})$

```

V = Val(Text10.Text)
h3 = 300
Do
Call Main(h3)
h3New = Val(Text11.Text)
checkESh3 = Abs((h3New - h3) / h3New) * 100
If checkESh3 > 0.001 Then
h3 = h3New
PassM = 0
Else: PassM = 1
End If
Loop Until (PassM = 1)
W1 = Mr * (h2 - h1)
Cop1 = (h1 - h3) / (h2 - h1)
W1 = W1 * -0.2166092388 + 0.8938540246
Cop1 = Cop1 * 0.01816944001 + 3.810212128
taoev1 = Taoev
taocd1 = Taocd
tevl = Tev
t21 = T2 - 273.15
t31 = T3
Pcd1 = Pcd
Pev1 = Pev
mr1 = Mr
t1111 = T1
t21 = t21 * 1.18

```

```
t31 = t31 * -0.1613524751 + 57.84731421
```

```
Form1.Hide
```

```
End Sub
```

```
Private Sub Command2_Click()
```

```
Unload Form1
```

```
End Sub
```

```
Private Sub Command1_Click()
```

```
Unload Form2
```

```
End Sub
```

```
Private Sub Command2_Click()
```

```
Form2.Hide
```

```
Form7.Show
```

```
End Sub
```

```
Private Sub About_Click()
```

```
frmAbout.Show
```

```
End Sub
```

```
Private Sub exit_Click()
```

```
If MsgBox("คุณต้องการออกจากโปรแกรม?", 68, "ออกจากโปรแกรม") = 6 Then
```

```
End
```

```
End If
```

```
End Sub
```

```
Private Sub Math_Click()
```

```
Form1.Show
```

```
End Sub
```

```
Private Sub Command1_Click()  
i1 = Val(Text1.Text)  
j1 = Val(Text2.Text)  
m1 = Val(Text5.Text)  
Form5.Show  
Form4.Hide  
End Sub  
  
Private Sub Command2_Click()  
Unload Form4  
End Sub  
  
Private Sub Command1_Click()  
i2 = Val(Text1.Text)  
j2 = Val(Text2.Text)  
m2 = Val(Text5.Text)  
Call Adj  
taoev1 = i01 + i11 * taoev1  
taocd1 = j01 + j11 * taocd1  
tev1 = m01 + m11 * tev1  
taoev2 = i01 + i11 * taoev2  
taocd2 = j01 + j11 * taocd2  
tev2 = m01 + m11 * tev2  
Form2.Show  
Form2.Text12.Text = Format(taoev1, "###0.000")  
Form2.Text13.Text = Format(t1111, "###0.000")  
Form2.Text14.Text = Format(t21, "###0.000")  
Form2.Text15.Text = Format(t31, "###0.000")  
Form2.Text16.Text = Format(tev1, "###0.000")  
Form2.Text17.Text = Format(Pcd1, "###0")
```

```
Form2.Text18.Text = Format(Pev1, "###0")
Form2.Text19.Text = Format(mr1, "###0.000")
Form2.Text20.Text = Format(taocd1, "###0.000")
Form2.Text1.Text = Format(W1, "###0.000")
Form2.Text2.Text = Format(Cop1, "###0.000")
Form7.Text1.Text = Format(taev2, "###0.000")
Form7.Text2.Text = Format(t1112, "###0.000")
Form7.Text3.Text = Format(t222, "###0.000")
Form7.Text4.Text = Format(t32, "###0.000")
Form7.Text5.Text = Format(tev2, "###0.000")
Form7.Text6.Text = Format(Pcd2, "###0")
Form7.Text7.Text = Format(Pev2, "###0")
Form7.Text8.Text = Format(mr2, "###0.000")
Form7.Text9.Text = Format(taocd2, "###0.000")
Form7.Text10.Text = Format(W2, "###0.000")
Form7.Text11.Text = Format(Cop2, "###0.000")
Form5.Hide
End Sub
```

```
Private Sub Command2_Click()
```

```
Unload Form5
```

```
End Sub
```

```
Private Sub Command1_Click()
```

```
Form4.Show
```

```
Dim checkESh3, A As Double
```

```
Taiev = Val(Text1.Text) + 273.15
```

```
Taiev1 = Val(Text2.Text) + 273.15
```

```
Taicd = Val(Text3.Text)
```

```
maev = Val(Text4.Text)
```

```

macd = Val(Text5.Text)
PR = Val(Text6.Text)
UAev = Val(Text7.Text)
UAcđ = Val(Text8.Text)
Qev = Val(Text9.Text)
V = Val(Text10.Text)
h3 = 300
Do
Call Main(h3)
h3New = Val(Text11.Text)
checkESh3 = Abs((h3New - h3) / h3New) * 100
If checkESh3 > 0.001 Then
h3 = h3New
PassM = 0
Else: PassM = 1
End If
Loop Until (PassM = 1)
W2 = Mr * (h2 - h1)
Cop2 = (h1 - h3) / (h2 - h1)
taoev2 = Taoev
taocđ2 = Taocđ
tev2 = Tev
t222 = T2 - 273.15
t32 = T3
Pcd2 = Pcd
Pev2 = Pev
mr2 = Mr
t1112 = T1
t222 = t222 * 1.18
t32 = t32 * -0.1613524751 + 57.84731421

```



```
Form6.Hide
```

```
End Sub
```

```
Private Sub Command2_Click()
```

```
Unload Form6
```

```
End Sub
```

```
Private Sub Command1_Click()
```

```
Form8.Show
```

```
Form7.Hide
```

```
End Sub
```

```
Private Sub Command2_Click()
```

```
Unload Form7
```

```
End Sub
```

```
Private Sub Command1_Click()
```

```
Dim checkESh3, W, Cop, A As Double
```

```
Taiev = Val(Text1.Text) + 273.15
```

```
Taiev1 = Val(Text2.Text) + 273.15
```

```
Taicd = Val(Text3.Text)
```

```
maev = Val(Text4.Text)
```

```
macd = Val(Text5.Text)
```

```
PR = Val(Text6.Text)
```

```
UAev = Val(Text7.Text)
```

```
UAcd = Val(Text8.Text)
```

```
Qev = Val(Text9.Text)
```

```
V = Val(Text10.Text)
```

```
h3 = 300
```

```
Do
```

```

Call Main(h3)
h3New = Val(Text11.Text)
checkESh3 = Abs((h3New - h3) / h3New) * 100
If checkESh3 > 0.001 Then
h3 = h3New
PassM = 0
Else: PassM = 1
End If
Loop Until (PassM = 1)
W = Mr * (h2 - h1)
Cop = (h1 - h3) / (h2 - h1)
A = Taoev
Taoev = i01 + i11 * Taoev
Taocd = j01 + j11 * Taocd
Tev = m01 + m11 * Tev
T2 = T2 - 273.15
T2 = T2 * 1.18
T3 = T3 * -0.1613524751 + 57.84731421
Form9.Show
Form9.Text1.Text = Format(Taoev, "###0.000")
Form9.Text2.Text = Format(T1, "###0.000")
Form9.Text3.Text = Format(T2, "###0.000")
Form9.Text4.Text = Format(T3, "###0.000")
Form9.Text5.Text = Format(Tev, "###0.000")
Form9.Text6.Text = Format(Pcd, "###0")
Form9.Text7.Text = Format(Pev, "###0")
Form9.Text8.Text = Format(Mr, "###0.000")
Form9.Text9.Text = Format(Taocd, "###0.000")
Form9.Text10.Text = Format(W, "###0.000")
Form9.Text11.Text = Format(Cop, "###0.000")

```

```
Form8.Hide
```

```
End Sub
```

```
Private Sub Command2_Click()
```

```
Unload Form8
```

```
End Sub
```

```
Private Sub Command1_Click()
```

```
Form8.Show
```

```
Form9.Hide
```

```
End Sub
```

```
Private Sub Command2_Click()
```

```
Unload Form9
```

```
End Sub
```

```
Option Explicit
```

```
Public i1, i2, j1, j2, k1, k2, l1, l2, m1, m2 As Currency
```

```
Public taoev1, taoev2, taoed1, taoed2, tev1, tev2 As Currency
```

```
Public mr1, W1, Cop1, t1111, t21, t31, Pcd1, Pev1 As Double
```

```
Public t222, Pcd2, Pev2, mr2, t32, W2, Cop2, t1112 As Double
```

```
Public i01, i11, j01, j11, k01, k11, l01, l11, m01, m11 As Currency
```

```
Public Function Adj()
```

```
i01 = ((i1 + i2) * (taoev1 ^ 2 + taoev2 ^ 2)) - ((i1 * taoev1 + i2 * taoev2) * (taoev1 + taoev2))
```

```
i01 = i01 / (2 * (taoev1 ^ 2 + taoev2 ^ 2) - ((taoev1 + taoev2) ^ 2))
```

```
i11 = (2 * (i1 * taoev1 + i2 * taoev2)) - ((taoev1 + taoev2) * (i1 + i2))
```

```
i11 = i11 / (2 * (taoev1 ^ 2 + taoev2 ^ 2) - ((taoev1 + taoev2) ^ 2))
```

```
j01 = ((j1 + j2) * (taoed1 ^ 2 + taoed2 ^ 2)) - ((j1 * taoed1 + j2 * taoed2) * (taoed1 + taoed2))
```

```
j01 = j01 / (2 * (taoed1 ^ 2 + taoed2 ^ 2) - ((taoed1 + taoed2) ^ 2))
```

$$j11 = (2 * (j1 * taocd1 + j2 * taocd2)) - ((taocd1 + taocd2) * (j1 + j2))$$

$$j11 = j11 / (2 * (taocd1 ^ 2 + taocd2 ^ 2) - ((taocd1 + taocd2) ^ 2))$$

$$m01 = ((m1 + m2) * (tev1 ^ 2 + tev2 ^ 2)) - ((m1 * tev1 + m2 * tev2) * (tev1 + tev2))$$

$$m01 = m01 / (2 * (tev1 ^ 2 + tev2 ^ 2) - ((tev1 + tev2) ^ 2))$$

$$m11 = (2 * (m1 * tev1 + m2 * tev2)) - ((tev1 + tev2) * (m1 + m2))$$

$$m11 = m11 / (2 * (tev1 ^ 2 + tev2 ^ 2) - ((tev1 + tev2) ^ 2))$$

End Function



## ภาคผนวก ก.

### คู่มือการใช้โปรแกรมแบบจำลองทางคณิตศาสตร์ของ เครื่องปรับอากาศแบบแยกส่วน ที่ใช้ R-134a เป็นสารทำความเย็น

#### วิธีการใช้โปรแกรม

เมื่อเรียกใช้โปรแกรมแบบจำลองทางคณิตศาสตร์ของเครื่องปรับอากาศแบบแยกส่วน ที่ใช้ R-134a เป็นสารทำความเย็น โปรแกรมจะแสดงหน้าต่างแรกออกมา ดังรูปที่ ก.1



รูปที่ ก.1 แสดงหน้าต่างแรกในการเข้าสู่โปรแกรม

หน้าต่างนี้จะปรากฏทูลบาร์ ซึ่งจะประกอบไปด้วย ส่วนของโปรแกรม และส่วนเกี่ยวกับโปรแกรม (About) เมื่อคลิกที่ส่วนโปรแกรมจะปรากฏแถบคำสั่ง 2 คำสั่ง คือ Mathematical Modeling และ Exit ถ้าต้องการจะใช้โปรแกรมก็ให้คลิกที่ตำแหน่งของ Mathematical Modeling แต่ถ้าต้องการออกจากโปรแกรมก็ให้คลิกที่ตำแหน่ง Exit ผู้ใช้ก็จะออกจากโปรแกรมแบบจำลอง

เมื่อคลิกอีกครั้งที่ตำแหน่งของ Mathematical Modeling จะเป็นคำสั่งให้โปรแกรมเริ่มการทำงาน โดยที่โปรแกรมจะแสดงหน้าต่างที่ใช้ในการรับค่าของผลการทดสอบเพื่อใช้ในการปรับค่าในกับแบบจำลองทางคณิตศาสตร์ ซึ่งผู้ใช้จะต้องกรอกข้อมูลของผลการทดสอบเครื่องปรับอากาศแบบแยกส่วน ได้แก่

- อุณหภูมิของอากาศหลังออกจากอีแวปอเรเตอร์
- อุณหภูมิของอากาศหลังออกจากคอนเดนเซอร์
- อุณหภูมิของสารทำความเย็นที่อีแวปอเรเตอร์

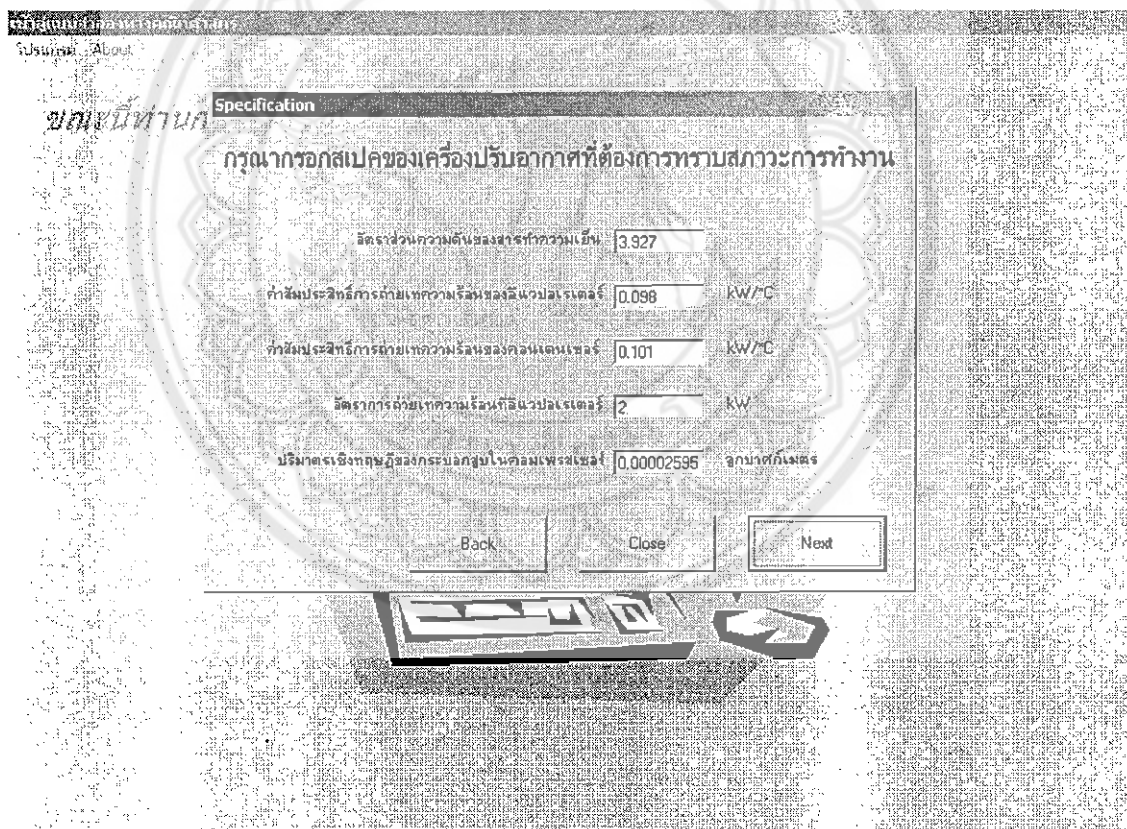
รูปที่ ค.2 แสดงหน้าต่างที่ใช้รับค่าผลการทดสอบเพื่อใช้ในการปรับค่า

โดยที่ผู้ใช้จะต้องกรอกข้อมูลดังกล่าวจำนวน 2 ชุดข้อมูล โดยที่โปรแกรมจะนำข้อมูลในส่วนนี้ไปใช้ในการปรับค่าแก่ผลการทำนายของแบบจำลองคณิตศาสตร์ที่จะแสดงผลออกมา ส่วนในการปรับค่านั้นโปรแกรมจะทำการปรับค่าแก่โดยใช้วิธี Linear Regression และถ้าผู้ใช้คลิกปุ่ม Next โปรแกรมก็จะแสดงหน้าต่างต่อไปออกมา คือ หน้าต่างที่ใช้ในการระบุคุณสมบัติเฉพาะของเครื่องปรับอากาศแบบแยกส่วนที่ต้องการจำลองสถานะการทำงาน

โดยที่หน้าต่างนี้จะให้ผู้ใช้ระบุคุณสมบัติเฉพาะของเครื่องปรับอากาศแบบแยกส่วนที่  
ต้องการจำลองสถานะการทำงาน ซึ่งข้อมูลประกอบไปด้วย

- อัตราส่วนความดันของสารทำความเย็น
- ค่าสัมประสิทธิ์การถ่ายเทความร้อนของอีแวปอเรเตอร์
- ค่าสัมประสิทธิ์การถ่ายเทความร้อนของคอนเดนเซอร์
- อัตราการถ่ายเทความร้อนที่อีแวปอเรเตอร์
- ปริมาตรเชิงทฤษฎีของกระบอกสูบในคอมเพรสเซอร์

เมื่อผู้ใช้คลิกปุ่ม Next โปรแกรมก็จะแสดงหน้าต่างต่อไปออกมา คือ หน้าต่างที่ให้ผู้ใ้  
กรอกข้อมูลสถานะอ้างอิงของผลการทดสอบที่ใช้ในการปรับค่าแก๊ส (หน้าต่างที่ 2 รูปที่ ค.2) ให้กับ  
ผลการทำนายของแบบจำลองทางคณิตศาสตร์

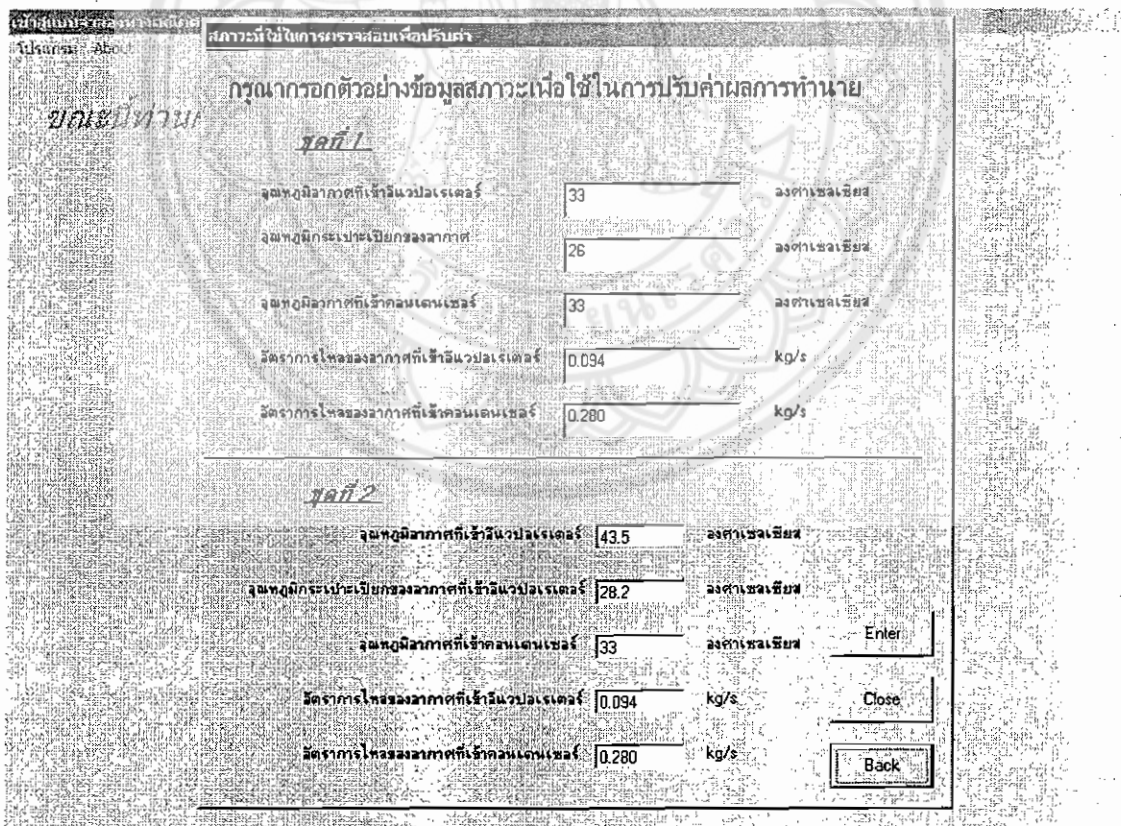


รูปที่ ค.3 แสดงหน้าต่างให้ระบุคุณสมบัติเฉพาะของเครื่องปรับอากาศ

หน้าต่างที่ให้ผู้ใช้กรอกข้อมูลสถานะอ้างอิงของผลการทดสอบที่ใช้ในการปรับค่าแก๊ ซึ่งผู้ใช้จะต้องกรอกข้อมูลที่ประกอบไปด้วย

- อุณหภูมิกระเปาะแห้งของอากาศที่เข้าอีแวปอเรเตอร์
- อุณหภูมิกระเปาะเปียกของอากาศที่เข้าอีแวปอเรเตอร์
- อุณหภูมิของอากาศที่เข้าคอนเดนเซอร์
- อัตราการไหลของอากาศที่ไหลผ่านอีแวปอเรเตอร์
- อัตราการไหลของอากาศที่ไหลผ่านคอนเดนเซอร์

โดยที่ข้อมูลที่โปรแกรมได้รับจากผู้ใช้ในส่วนนี้โปรแกรมจะนำไปใช้ร่วมกับข้อมูลที่รับจากผู้ใช้จากส่วนของหน้าต่างที่รับค่าจากผู้ใช้ในการปรับค่าแก๊ แล้วเมื่อผู้ใช้คลิกที่ปุ่ม Enter โปรแกรมจะทำการคำนวณแฟลคเตอร์ที่ใช้ในการปรับค่าแบบ Linear Regression และจะแสดงหน้าต่างที่ให้ผู้ใช้กรอกสถานะเริ่มต้นของเครื่องปรับอากาศแบบแยกส่วนที่ผู้ต้องการทราบสถานะการทำงานของเครื่องปรับอากาศนั้น



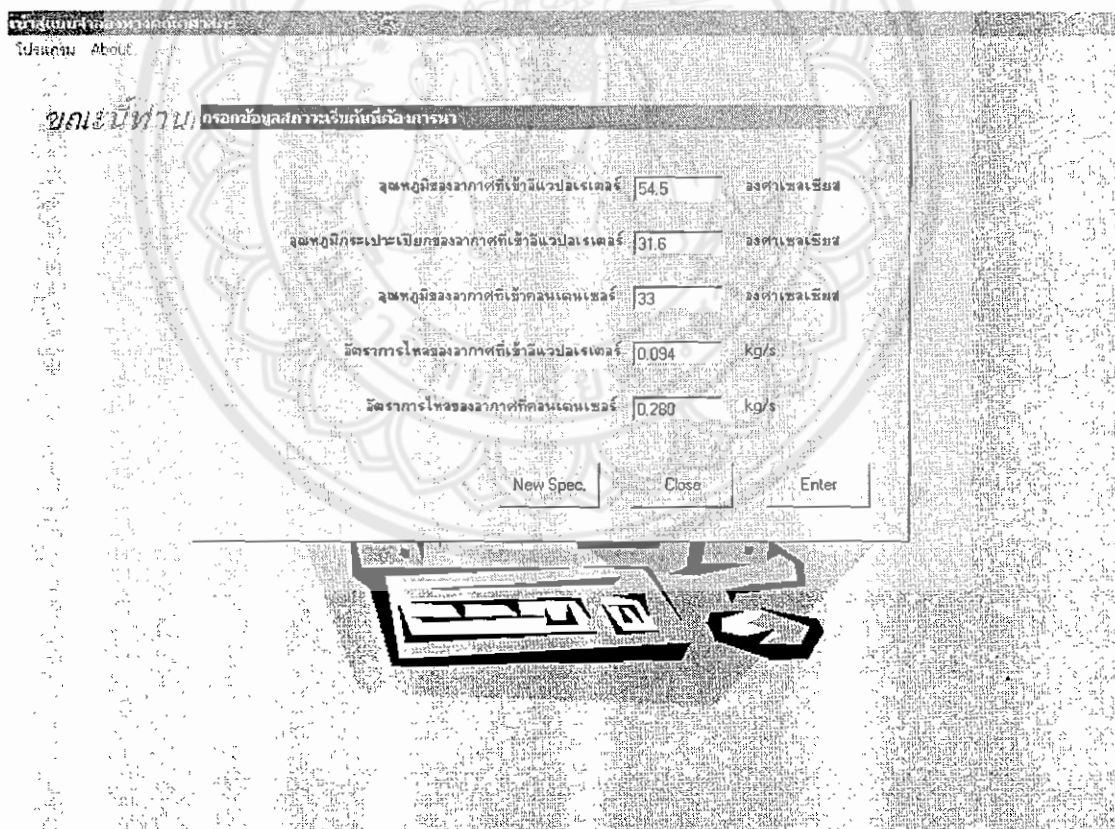
รูปที่ ค.4 แสดงหน้าต่างที่ใช้ในการกรอกสถานะอ้างอิงของผลการทดสอบ



หน้าต่างที่ให้ผู้ใช้ออกสถานะเริ่มต้นของเครื่องปรับอากาศแบบแยกส่วนที่ต้องการทราบสถานะการทำงานของเครื่อง โดยที่ผู้จะต้องกรอกข้อมูลซึ่งประกอบด้วย

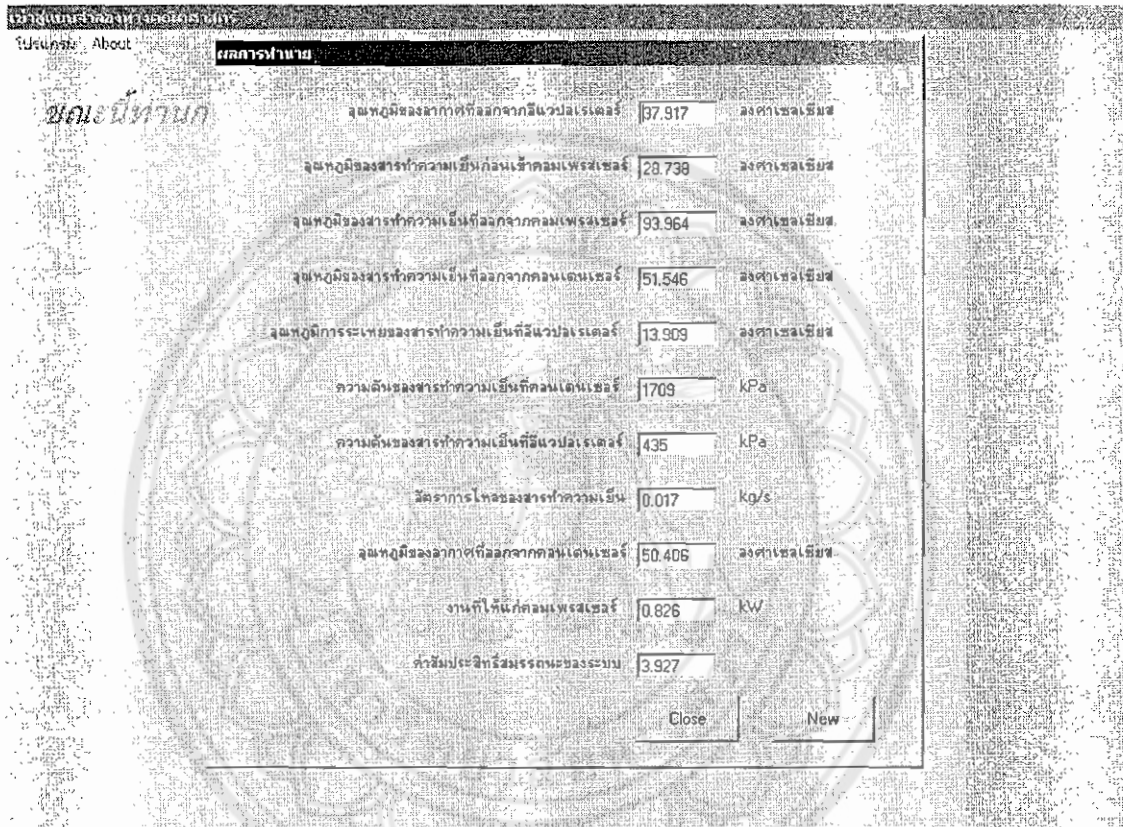
- อุณหภูมิกระเปาะแห้งของอากาศที่เข้าอีแวปเรเตอร์
- อุณหภูมิกระเปาะเปียกของอากาศที่เข้าอีแวปเรเตอร์
- อุณหภูมิของอากาศที่เข้าคอนเดนเซอร์
- อัตราการไหลของอากาศที่ไหลผ่านอีแวปเรเตอร์
- อัตราการไหลของอากาศที่ไหลผ่านคอนเดนเซอร์

เมื่อผู้ใช้คลิกปุ่ม Enter โปรแกรมก็จะทำการคำนวณ และแสดงผลการทำนายสถานะการทำงานออกมา โดยที่โปรแกรมจะทำการปรับค่าของอุณหภูมิของอากาศหลังจากออกจากอีแวปเรเตอร์ อุณหภูมิของอากาศหลังจากออกจากคอนเดนเซอร์ และอุณหภูมิของสารทำความเย็นที่อีแวปเรเตอร์ ก่อนที่จะแสดงผลการทำนายออกมา



รูปที่ ค.5 แสดงหน้าต่างที่ให้ผู้ใช้ออกสถานะเริ่มต้นของเครื่องปรับอากาศแบบแยกส่วน

หน้าต่างที่แสดงผลการทำนายสภาวะการทำงานของเครื่องปรับอากาศแบบแยกส่วน จะมีลักษณะดังรูปที่ ค.6 ถ้าผู้ใช้ต้องการทราบว่าที่สภาวะเริ่มต้นอื่นของเครื่องปรับอากาศแบบแยกส่วน จะมีผลออกมาเช่นไร ก็ให้ผู้ใช้คลิกที่ปุ่ม New โปรแกรมก็จะแสดงหน้าต่างที่ผู้ใช้กรอกสภาวะเริ่มต้นอื่นที่ต้องการออกมา



รูปที่ ค.6 แสดงหน้าต่างแสดงผลการทำนายสภาวะการทำงานของเครื่องปรับอากาศแบบแยกส่วน