

บรรณานุกรม

1. ทองอรุ่ม ค., โครงการปลูกพืชโดยไม่ใช้ดินเคลื่อนพระเกี้ยรติ, 2549.
2. เทอดทูล ป., ท่อความร้อน, 2536.
3. นันทกิจ อ., ระบบการปลูกพืชโดยไม่ใช้ดินแบบ NFT (*Nutrient Film Technique*), ภาควิชา ปัจจุบิวิทยา คณะเทคโนโลยีการเกษตร สถาบันเทคโนโลยีพระจอมเกล้าเจ้าคุณทหาร ลาดกระบัง, แหล่งที่มา <http://www.kmitl.ac.th/soilkmitl/hyframe/hydro12.html>.
4. พิพัฒน์ศิริ ช., เศรษฐศาสตร์การวิเคราะห์โครงการ. กรุงเทพฯ : ภาควิชาเศรษฐศาสตร์ คณะเศรษฐศาสตร์ มหาวิทยาลัยเกษตรศาสตร์, 2540.
5. A Meyer & R. T. Dobson., *A heat pipe heat recovery heat exchanger for a mini-drier*, Journal of Energy in Southern Africa, 17(1), 2006.
6. Abbas M. Lafta & J. H. Lorenzen., *Effect of High Temperature on Plant Growth and Carbohydrate Metabolism in Potato*, Plant Physiol, 109 , 637-643, 1995.
7. Baird, C. D., Bucklin, R. A. et al., *Evaporative Cooling System for Aquacultural Production*, 1993.
8. Engineering Sciences Data Unit (ESDU) 81038, 1981.
9. Holaday AS, Martindale W., et al., *Changes in activities of enzymes of carbon metabolism in leaves during exposure of plants to low temperature*, Plant Physiol, 98: 1105-1114, 1992.
10. *Hydroponics*, Department of Agriculture Ministry of Agriculture, แหล่งที่มา http://www.iwmi.cgiar.org/southasia/ruaf/H_Eng.pdf
11. Laurent, F., Lee, S.K., and He, J., *A new approach to enhance growth and nodulation of Acacia mangium through aeroponic culture*, Journal of Biol Fertil Soils, 1997.
12. Liao, M.C., Chiu, H.K., *Wind tunnel modeling the system performance of alternative evaporative cooling pads in Taiwan region*, Journal of Building and environment, Elsevier Science, 2002.

13. Noie, S. H., *Heat transfer characteristics of a two-phase closed Thermosyphon*, Applied Thermal Engineering. 25 , 495-506, 2004.
14. *Nutrient Flow Technique*, Horizen Hydroponics, ແກລ່ງທີມາ www.hhydro.com/cgi-bin/hhydro/NFTFAQ.html
15. Ong, K.S. & Haider-E-Alahi, *Performance of a R-134a-filled thermosyphon*, Applied Thermal Engineering, 23 , 2373-2381, 2003.
16. M.A. Shalaby, F.F. Araid, et al., *Heat transfer performance of a two-phase closed thermosyphons*, Proc. 6th International Heat Pipe Symposium, 269-278, 2000.
17. Mathala J. Gupta and P. Chandra., *Effect of greenhouse design parameters on conservation of energy for greenhouse environmental control*, Energy, 27, 777-794, 2001.
18. Srihajong, N., Ruamrusri,S. et al., *Heat pipe as a cooling mechanism in an aeroponic system*, Applied Thermal Engineering. 26 , 267-276, 2005.
19. S. H. Noie, M. Lotfi, et al., *Energy Conservation By Waste Heat Recovery In Industry Using Thermosyphon Heat Exchangers*, Iranian Journal of Science & Technology, 28(B6), 2004.
20. S. H. Noie-Baghban and M. B. Ayani., *Effect of Aspect Ratio and Filling Ratio on Heat Transfer Characteristics of A two-phase closed Thermosypho*, Proc. 6th International Heat Pipe Symposium, 2000.
21. S., M., *Heat Pipe: Its Origin, Development and Present Situation*, Proc. 6th International Heat Pipe Symposium : 3-13, 2000.
22. Shiraishi, M., *Influence of Evaporator Geometry on Performance Limits in Two-Phase Closed Thermosyphons*, International Heat Pipe Conference, 1987.
23. Soylemez, M.S., *On the thermoeconomical optimization of Heat Pipe Heat Exchanger HPHE for waste heat recovery*. Energy Manage., 44: 2509-2517, 2003.
24. Srihajong, N., *Energy Saving In Aeroponic System Using Heat Pipe*, Chiang Mai University, Thailand, 2005.
25. Te-Chen Kao, *The Dynamic Root Floating Hydroponic Technique: Year-Round Production of Vegetables in Roc on Taiwan*, Taichung District Agricultural Improvement Station Tatsuen Hsiang, Changhua, ROC on Taiwan, 1991.

26. Yunus A. Cengel, Michael A. Boles, *Thermodynamics an engineering approach*, 4th Edition, 2002.
27. Zhang Youheng, Sun Zengrun, et al., *Flow patterns and Heat Transfer Crises In a Two-Phase Closed Thermosypho*, International Heat Pipe Conference, 1987.

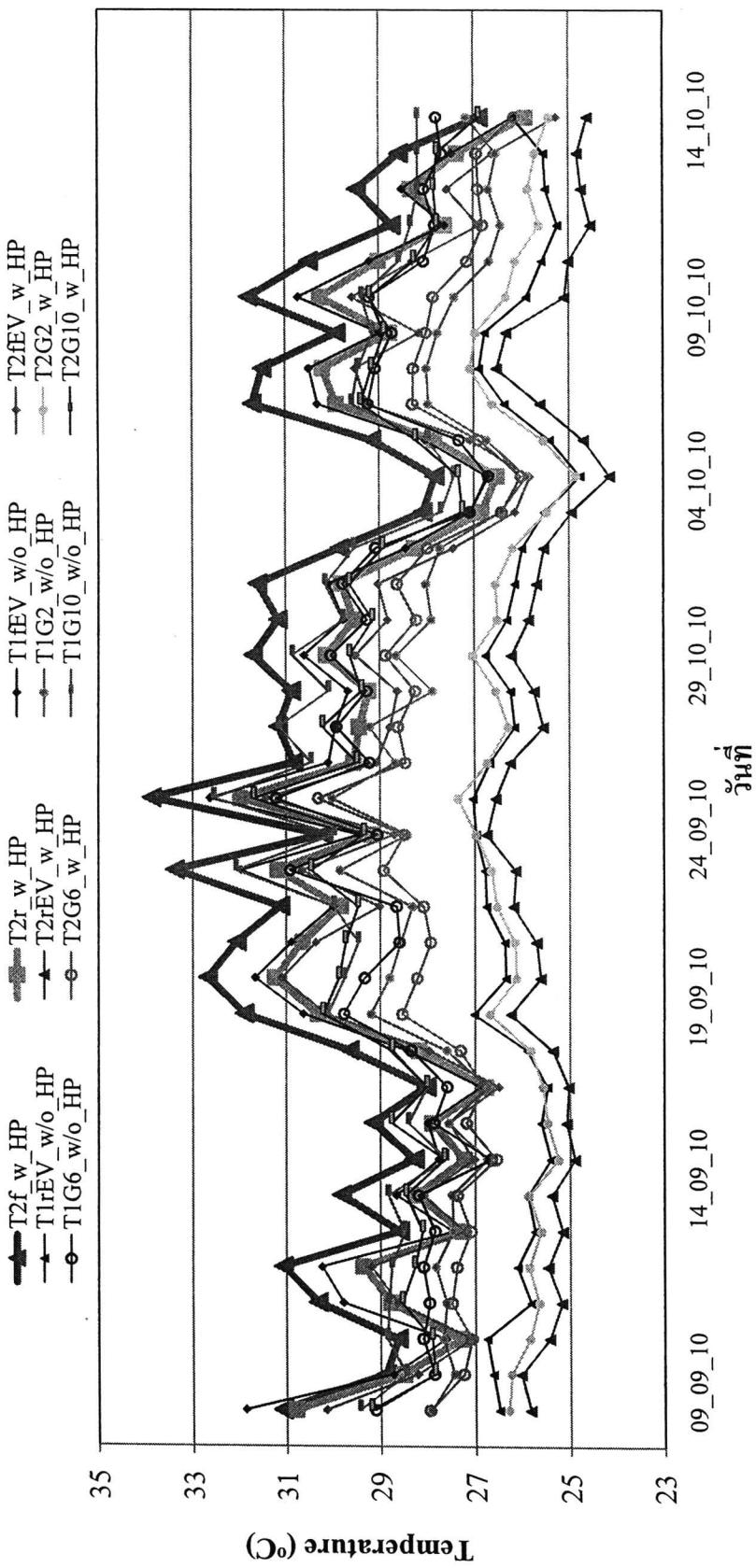
ភាគី

ភាគីនវក ក

ធនការណ៍គល់

ภาคผนวก ก – 1 การกระจายอุณหภูมิอากาศหลักก่อนและผ่านท่อความร้อนของโรงเรือน T2 ที่ติดตั้งท่อความร้อน
ความสัมพันธ์ระหว่างวันที่วัดอุณหภูมิกับการระบายตัวของห้องนิ่งอากาศหลักก่อนและหลังผ่านท่อความร้อนของโรงเรือน T2 ที่ติดตั้งท่อความร้อน

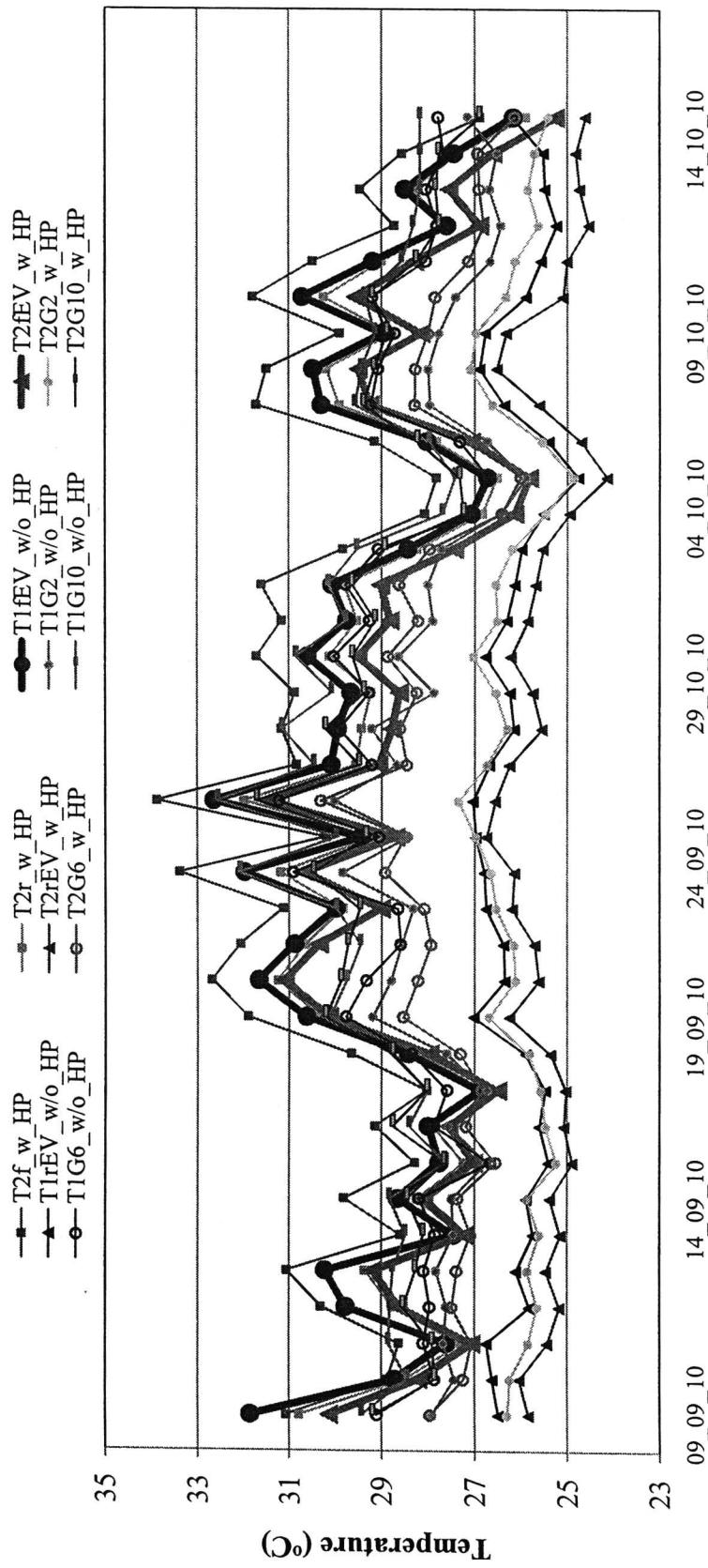
Average air temperature at front and rear Heat Pipe in T2 in 09_09_10-14_10_10



* THHP = ชุดทางวิศวกรรมท่อหน้าท่อความร้อน, TrHP = bullet ท่อที่ติดตั้งท่อความร้อน

ภาพผนวก ก-2 การกระจายอุณหภูมิอากาศยังคงอยู่ท่ามราบสำหรับความเย็นแบบแพร่ระบาดของ โรงเรือน T1 และ T2
ความตื้นพื้นที่ว่างวันที่วัดอุณหภูมิกับการร่างกายตัวอุณหภูมนิ่วออกอากาศเฉลี่ยก่อนผ่านระบบประปาของโรงเรือน T1 และ T2
ที่ติดตั้งและไม่ได้ติดตั้งท่อความร้อน

Average air temperature at front Evap Pad in T1 and T2 in 09_09_10-

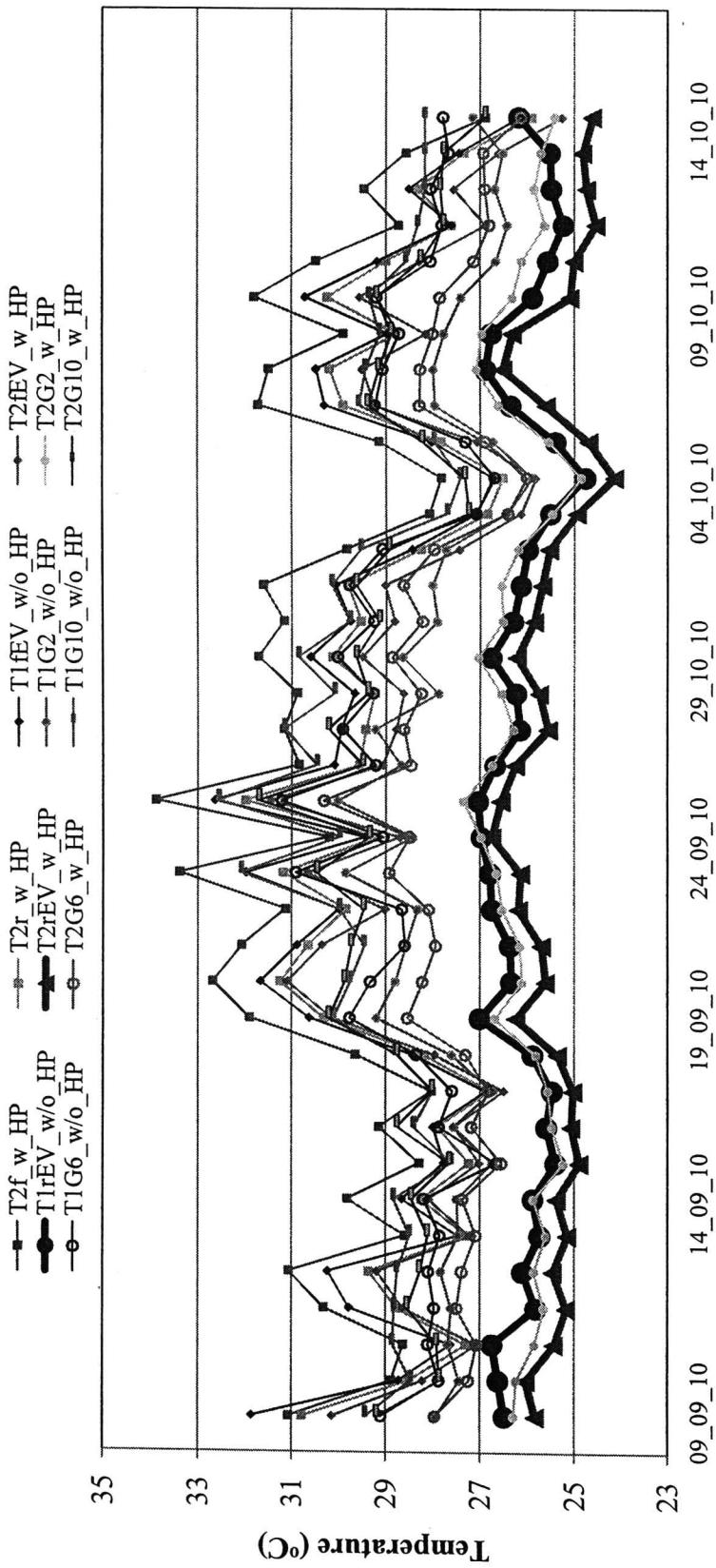


* TIEV-HP = อุณหภูมิตามหน่วงที่ห้ามเย็นที่ไม่ต้องทำความร้อน TIEV+HP = อุณหภูมิตามหน่วงที่ห้ามเย็นที่ต้องทำความร้อน

วันที่

ภาคผนวก ก – 3 การระบายอุณหภูมิอากาศโดยหลังผ้าทำความเย็นแบบแผงรอะไทร์ของโรงเรือน T1 และ T2
ความตื้นพื้นที่ว่างในท่อส่งลมกับการกระจายตัวอุณหภูมิอากาศโดยหลังผ้าระหว่างแบบแผงรอะไทร์ของโรงเรือน T1 และ T2
ทั้งดัชนี “มี” ติดต่อ “ไม่มี” ติดต่อท่อความร้อน

Average air temperature at rear Evap Pad in T1 and T2 in 09_09_10-14_10_10

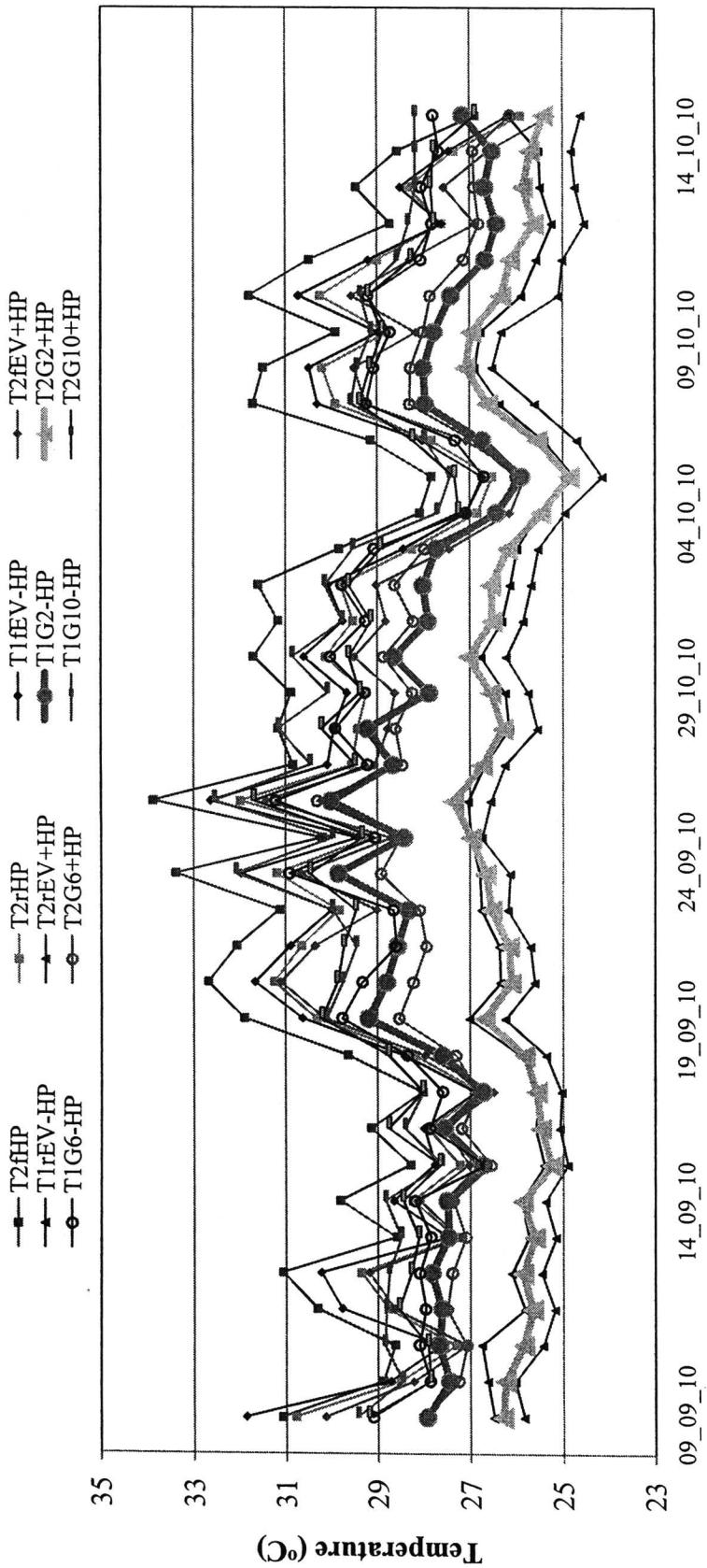


* TrEV+HP = ฉลุยห้องน้ำแบบหลังคาซึ่งท่อไม่ติดต่อความร้อน, TrEV+HP = ฉลุยห้องน้ำแบบหลังคาซึ่งท่อติดต่อความร้อน

วันที่

ภาคผนวก ก – 4 การวัดจายอุณหภูมิอากาศและตีบของ ตู้ตะปูลูกที่ 2 และที่ 1 ของโรงเรือน T1 และ T2
ความถี่พัฒนาที่ตู้อบแห้งมีภาระความชื้นต่อวันของตู้อบแห้งมีอากาศหล่อเย็น T1 และ T2 ที่ติดตั้งและไม่ติดตั้งที่
ความร้อน

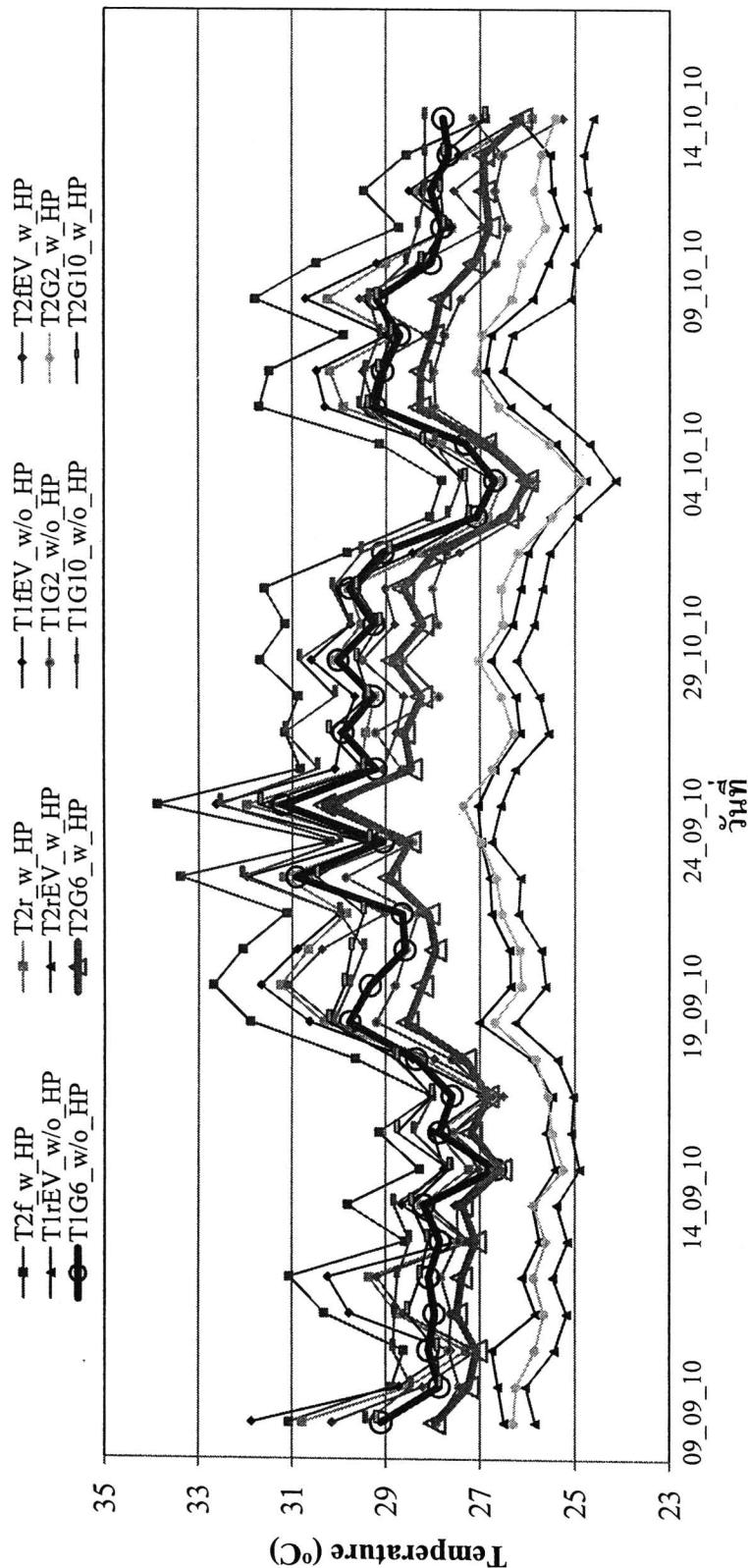
Average air temperature at table 2 in row 1 in T1 and T2 in 09_09_10-14_10_10



* T1G2-HP = ดูผลผู้ติดตั้งปุกที่ 2 และที่ 1 โรงเรือนไม่ติดตั้งความร้อน, T2G2+HP = ดูผลผู้ติดตั้งปุกที่ 2 และที่ 1 โรงเรือนที่ติดตั้งความร้อน

ภาคผนวก ก – 5 การกระ化ของอุณหภูมิอากาศเฉลี่ยของ ตู้ตะปูลูกที่ 6 และที่ 2 ของโรงเรือน T1 และ T2
 ความตันพันธ์ระหว่างวันที่วัดอุณหภูมิกับการกระ化ตามวัชฒภูมิอากาศเฉลี่ยของ ตู้ตะปูลูกที่ 6 และที่ 2 ของโรงเรือน T1 และ T2 ที่ติดตั้งและไม่ติดตั้งท่อ
 ความร้อน

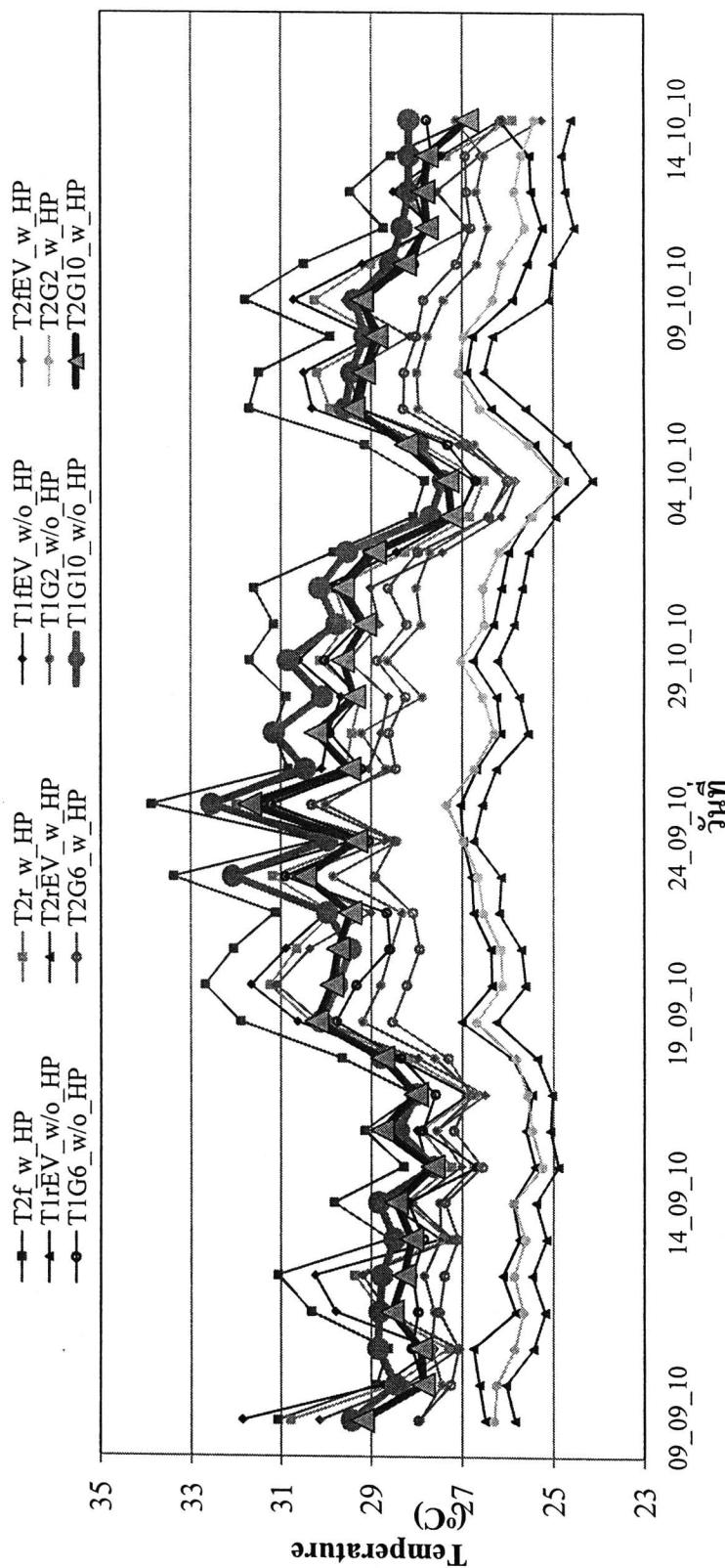
Average air temperature at table 6 in row 2 in T1 and T2 in 09_09_10-14_10_10



* T1G6+HP = ถุงผ้ามีตัวเตือนปูกที่ 6 และที่ 2 โรงเรือนไม่ติดต่อท่อความร้อน, T2G6+HP = ถุงผ้ามีตัวเตือนปูกที่ 6 และที่ 2 โรงเรือนติดต่อท่อความร้อน

ภาคผนวก ก - 6 การระบายอุณหภูมิอากาศและถ่ายเทความร้อนของโครงสร้างที่ 10 และ T2 ความตื้นพื้นที่ระหว่างวันที่วัดอุณหภูมิกับการกระจายความร้อนของโครงสร้างที่ 10 แยกที่ 3 ของโครงสร้าง T1 และ T2 ความตื้นพื้นที่ระหว่างวันที่วัดอุณหภูมิกับการระบายความร้อนของโครงสร้างที่ 10 แยกที่ 3 ของโครงสร้าง T1 และ T2 ที่ติดตั้งและไม่ติดตั้งท่อ

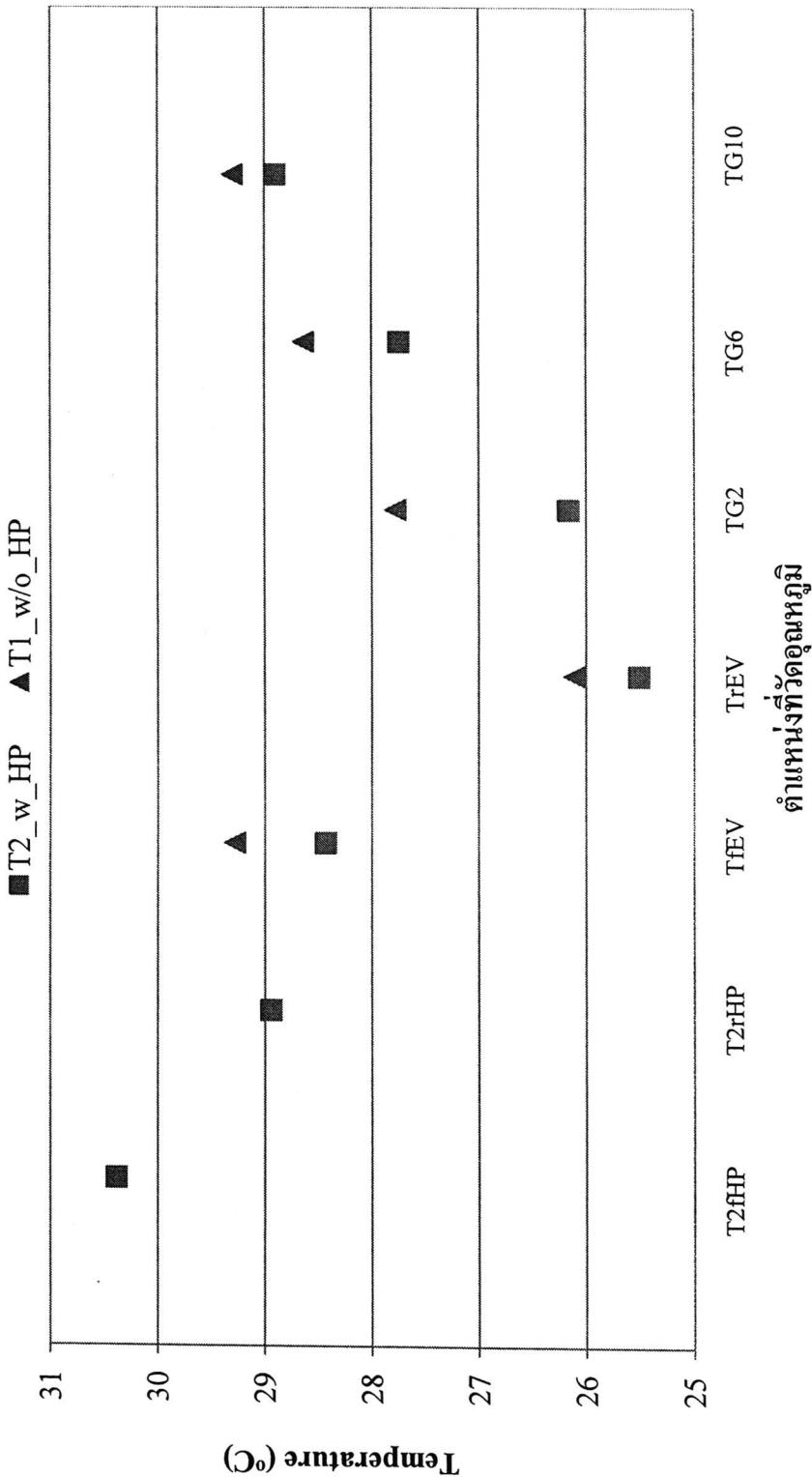
Average air temperature at table 10 in row 3 in T1 and T2 in 09_09_10-14_10_10



* T1G10+HP = ดูแผนกที่ติดตั้งปีกที่ 10 แยกที่ 3 โครงสร้างไม่มีติดตั้งก่อสร้าง T2G10+HP = ดูแผนกที่ติดตั้งปีกที่ 10 แยกที่ 3 โครงสร้างไม่มีติดตั้งก่อสร้าง

ภาคผนวก ก – การรังสรรค์อุณหภูมิอากาศและตี่ในตำแหน่งต่างๆ ของโรงเรือน T1 และ T2
ความตื้นพื้นที่ระหว่างน้ำทั่วครุฑภูมิ กับการกระจายตัวอุณหภูมิของอากาศและตี่ในตำแหน่งต่างๆ ของโรงเรือน T1 และ T2 ที่ติดตั้งที่ห้องรับรอง

Average air temperature at difference position in T1 and T2 in 09_09_10-14_10_10



ภาคผนวก ก – 8 ตารางการทดสอบความหนาแน่นของวัสดุที่ไม่ได้ติดตั้งไม่ได้ติดตั้งที่ห้องความร้อน T1 และ T2

ตารางแสดงวันที่วัดคุณสมบัติในการรักษาด้วยอุ่นหกมิลิเมตริกในตำแหน่งต่างๆ ของโรงเรือน T1 และ T2 ที่ติดตั้งและไม่ติดตั้งที่ห้องความร้อน

ตำแหน่งที่ วัดอุณหภูมิ (°C)	หน้าอ่อน ความร้อน	หลังห้อง ความร้อน	หน้าแผง ทำเย็น	หลังแผง ทำเย็น	ตู้อบถุง 2 แมวที่ 1	ตู้อบถุง 6 แมวที่ 2	ตู้อบถุง 10 แมวที่ 3	หน้าแผง ทำเย็น	หลังแผง ทำเย็น	ตู้อบถุง 2 แมวที่ 1	ตู้อบถุง 6 แมวที่ 2
วันที่ (T2f w_HP)	(T2r w_HP)	(T2rEV w_HP)	(T2fEV w_HP)	(T2G2 w_HP)	(T2G6 w_HP)	(T2G10 w_HP)	(T1fEV w/o_HP)	(T1rEV w/o_HP)	(T1G2 w/o_HP)	(T1G6 w/o_HP)	(T1G10 w/o_HP)
9 ก.ย. 53	31.1	30.8	30.1	25.8	26.3	28.0	29.2	31.9	26.5	27.9	29.1
10 ก.ย. 53	28.9	28.5	28.2	26.0	26.2	27.2	27.9	28.7	26.6	27.4	27.9
11 ก.ย. 53	28.6	27.3	27.1	25.4	25.9	27.1	27.9	27.6	26.8	27.7	28.1
12 ก.ย. 53	30.3	28.8	28.6	25.2	25.7	27.5	28.5	29.8	25.8	27.6	28.0
13 ก.ย. 53	31.1	29.4	29.2	25.5	25.9	27.4	28.3	30.2	26.1	27.8	28.1
14 ก.ย. 53	28.6	27.3	27.2	25.2	25.6	27.1	28.1	27.5	25.7	27.5	27.9
15 ก.ย. 53	29.8	28.2	28.1	25.4	25.9	27.4	28.5	28.7	25.9	27.5	28.2
16 ก.ย. 53	28.3	27.2	27.0	24.9	25.2	26.6	27.6	27.8	25.4	26.7	26.7
17 ก.ย. 53	29.1	27.9	27.6	25.1	25.5	27.2	28.8	28.0	25.6	27.6	27.9
18 ก.ย. 53	28.0	26.8	26.5	25.0	25.6	26.8	28.0	26.9	25.5	26.7	27.6
19 ก.ย. 53	29.6	28.2	28.0	25.4	25.8	27.3	28.7	28.4	25.9	27.6	28.3

ภาคผนวก ก – 8 (ต่อ) ตารางการกราฟรายชั่วโมงที่มีอุณหภูมิในตำแหน่งต่างๆ ของโรงเรือน T1 และ T2 (ต่อ)

ตำแหน่งที่ วัดอุณหภูมิ (°C)	หน้าก่อ ความร้อน	หลังก่อ ความร้อน	หน้าแผง ทำเย็น	หลังแผง ทำเย็น	โถงปลูก 2 แมวที่ 1	โถงปลูก 6 แมวที่ 3	โถงปลูก 10 แมวที่ 2	โถงปลูก 2 แมวที่ 1	โถงปลูก 6 แมวที่ 2
วันที่	โรงเรือน ที่ติด HP	โรงเรือน ที่ติด HP	โรงเรือน ที่ติด HP						
20 ก.ย. 53	31.9	30.3	30.1	26.2	26.7	28.5	30.2	30.6	27.0
21 ก.ย. 53	32.7	31.2	31.1	25.6	26.1	28.2	29.9	31.7	26.3
22 ก.ย. 53	32.1	30.7	30.4	25.7	26.2	27.9	29.7	30.9	26.4
23 ก.ย. 53	31.1	29.8	29.0	26.2	26.5	28.1	29.5	30.0	26.8
24 ก.ย. 53	33.4	31.2	30.7	26.1	26.7	28.9	30.5	32.0	26.8
25 ก.ย. 53	30.2	29.2	28.7	26.7	27.0	28.5	29.3	29.4	27.0
26 ก.ย. 53	33.9	32.0	31.4	26.6	27.4	30.3	31.7	32.6	27.0
27 ก.ย. 53	30.8	29.6	29.1	26.3	26.7	28.5	29.5	30.1	26.7
28 ก.ย. 53	31.2	29.4	28.8	25.6	26.3	28.6	30.2	30.0	26.2
29 ก.ย. 53	30.9	29.2	28.6	25.7	26.6	28.2	29.4	29.7	26.2
30 ก.ย. 53	31.7	30.1	29.5	26.2	27.0	28.9	29.6	30.6	26.8
1 ต.ค. 53	31.2	29.5	28.8	25.9	26.5	28.2	29.1	29.8	26.3

ภาคผนวก ก - 8 (ต่อ) ตารางการรับยาโดยหูมืออาชีวภาพที่เป็นตัวแทนง่ายๆ ของโรงเรียน T1 และ T2 (ต่อ)

ตำแหน่งที่ วัดอุณหภูมิ (°C)	หน้าท่อ ความร้อน โรงเรือน ท่อติด HP วันที่	หลังท่อ ความร้อน โรงเรือน ท่อติด HP (T2f w_HP)	หลังแผง ท่ายืน โรงเรือน ท่อติด HP (T2r w_HP)	หลังแผง ท่ายืน โรงเรือน ท่อติด HP (T2G2 w_HP)	ตู้ประปา 2 แมวที่ 1 โรงเรือน ท่อติด HP (T2G6 w_HP)	ตู้ประปา 6 แมวที่ 2 โรงเรือน ท่อติด HP (T2G10 w/o_HP)	ตู้ประปา 2 แมวที่ 1 โรงเรือน ท่อติด HP (T1fEV w/o_HP)	ตู้ประปา 6 แมวที่ 2 โรงเรือน ท่อติด HP (T1G2 w/o_HP)	ตู้ประปา 10 แมวที่ 3 โรงเรือน ท่อติด HP (T1G6 w/o_HP)	ตู้ประปา 6 แมวที่ 3 โรงเรือน ท่อติด HP (T1G10 w/o_HP)		
2 ต.ค. 53	31.6	29.8	29.0	25.7	26.6	28.6	29.6	30.1	26.1	28.0	29.8	30.1
3 ต.ค. 53	29.8	28.3	27.4	25.5	26.2	28.0	28.9	28.4	26.0	27.7	29.1	29.5
4 ต.ค. 53	28.1	26.8	26.1	24.9	25.5	26.4	27.2	27.1	25.5	26.4	27.1	27.7
5 ต.ค. 53	27.8	26.5	25.8	24.1	24.9	26.0	27.3	26.7	24.8	25.9	26.7	27.4
6 ต.ค. 53	29.2	27.8	27.1	24.7	25.5	26.9	28.2	28.0	25.4	26.7	27.3	28.0
7 ต.ค. 53	31.7	29.9	29.2	25.6	26.6	28.3	29.4	30.3	26.4	28.0	29.2	29.6
8 ต.ค. 53	31.5	30.2	29.5	26.5	27.1	28.3	29.2	30.5	26.9	28.0	29.1	29.4
9 ต.ค. 53	29.9	28.8	28.2	26.3	27.0	28.0	28.9	29.0	26.8	27.8	28.7	29.1
10 ต.ค. 53	31.8	30.2	29.6	25.1	26.3	27.9	29.2	30.7	25.9	27.4	29.2	29.4
11 ต.ค. 53	30.5	29.0	28.3	25.0	26.1	27.1	28.3	29.2	25.6	26.7	28.1	28.6
12 ต.ค. 53	28.7	27.6	26.9	24.5	25.6	26.8	27.8	27.6	25.2	26.4	27.8	28.3

ภาคผนวก ก - 8 (ต่อ) ตารางการรับประทานของวัสดุอิเล็กทรอนิกส์ในสำเนาหน่ำงาน ของโรงเรียน T1 และ T2 (ต่อ)

ตำแหน่งที่ วัดอุณหภูมิ (°C)	หน้าก่อ ^{ความร้อน} โครงรีบอน ^{โครงรีบอน} พัดลม HP ^{พัดลม HP}	หลังท่อ ^{ทำเย็น} แก้วที่ 1 ^{โครงรีบอน} พัดลม HP ^{พัดลม HP}	หน้าแผง ^{ทำเย็น} แก้วที่ 2 ^{โครงรีบอน} พัดลม HP ^{พัดลม HP}	หลังปูน 10 ^{โครงรีบอน} แก้วที่ 3 ^{โครงรีบอน} พัดลม HP ^{พัดลม HP}	หลังปูน 2 ^{ทำเย็น} แก้วที่ 1 ^{โครงรีบอน} พัดลม HP ^{พัดลม HP}	หลังปูน 6 ^{โครงรีบอน} แก้วที่ 2 ^{โครงรีบอน} พัดลม HP ^{พัดลม HP}	หลังแผง ^{ทำเย็น} แก้วที่ 1 ^{โครงรีบอน} พัดลม HP ^{พัดลม HP}	หลังปูน 2 ^{โครงรีบอน} แก้วที่ 2 ^{โครงรีบอน} พัดลม HP ^{พัดลม HP}	หลังปูน 6 ^{โครงรีบอน} แก้วที่ 2 ^{โครงรีบอน} พัดลม HP ^{พัดลม HP}
13 ต.ค. 53	29.5	28.3	27.6	24.7	25.9	26.9	27.8	28.5	25.5
14 ต.ค. 53	28.6	27.4	26.6	24.8	25.7	26.9	27.8	27.5	25.5
เฉลี่ย	30.4	29.0	28.5	25.5	26.2	27.7	28.9	29.3	26.1
									27.8
									28.6
									29.3

(T2f) (T2r.
w_HP) (T2fEV
w_HP) (T2G2
w_HP) (T2G6
w_HP) (T2G10
w/o_HP) (T1fEV
w/o_HP) (T1G2
w/o_HP) (T1G6
w/o_HP) (T1G10
w/o_HP)

(13 ต.ค. 53) 29.5 28.3 27.6 24.7 25.9 26.9 27.8 28.5 25.5 26.7 28.1 28.2

(14 ต.ค. 53) 28.6 27.4 26.6 24.8 25.7 26.9 27.8 27.5 25.5 26.5 27.7 28.2

ภาคผนวก ข

ตารางแสดงคุณสมบัติของสารทำงาน

ตาราง ๔ – ๑ คุณสมบัติของน้ำ

132

Temp. °C	Pressure MPa	Density kg/m ³		Enthalpy kJ/kg		C _v kJ/kg.K	C _p kJ/kg.K	Absolute Viscosity MicroPa.s		Thermal Conductivity W/m.K	Surface N/m
		Liquid	Vapor	Liquid	Vapor			Liquid	Vapor		
0.01	0.00061	999.8	0.00485	0.0	2500.5	3.17970	1.40451	4.229	1.868	1792.4	9.22
5.00	0.00087	999.9	0.00680	21.0	2509.7	3.15789	1.40677	4.200	1.871	1519.1	9.34
10.00	0.00123	999.7	0.00941	42.0	2518.9	3.14887	1.40902	4.188	1.874	1306.6	9.46
15.00	0.00171	999.1	0.01284	62.9	2528.0	3.14586	1.41203	4.184	1.878	1138.2	9.59
20.00	0.00234	998.2	0.01731	83.8	2537.2	3.14511	1.41504	4.183	1.882	1002.1	9.73
25.00	0.00311	997.0	0.02306	104.8	2546.3	3.14511	1.41880	4.183	1.887	890.5	9.87
30.00	0.00425	995.6	0.03040	125.7	2555.3	3.14511	1.42256	4.183	1.892	797.7	10.01
35.00	0.00563	994.0	0.03965	146.6	2564.4	3.14511	1.42707	4.183	1.898	719.6	10.16
40.00	0.00738	992.2	0.05121	167.5	2573.4	3.14436	1.43233	4.182	1.905	653.2	10.31
45.00	0.00959	990.2	0.06552	188.4	2582.3	3.14436	1.43759	4.182	1.912	596.3	10.46
50.00	0.01234	988.0	0.08308	209.3	2591.2	3.14436	1.44286	4.182	1.919	547.0	10.62
55.00	0.01575	985.6	0.10446	230.2	2600.0	3.14200	1.44853	4.182	1.928	504.1	10.77
60.00	0.01993	983.2	0.13030	251.2	2608.8	3.14275	1.45530	4.183	1.937	466.5	10.93
65.00	0.02502	980.5	0.16130	272.1	2617.5	3.14350	1.46281	4.184	1.947	433.4	11.10
70.00	0.03118	977.8	0.19823	293.0	2626.1	3.14339	1.46997	4.187	1.958	404.0	11.26
75.00	0.03856	974.8	0.24194	314.0	2634.6	3.14329	1.47787	4.190	1.970	377.8	11.42
80.00	0.04737	971.8	0.29336	334.9	2643.1	3.14393	1.48651	4.194	1.983	354.5	11.59
85.00	0.05781	968.6	0.35349	355.9	2651.4	3.14532	1.49513	4.199	1.996	333.4	11.76
90.00	0.07012	965.3	0.42342	376.9	2659.6	3.14671	1.50524	4.204	2.011	314.5	11.93
95.00	1.08453	961.9	0.50434	398.0	2667.7	3.14649	1.51495	4.210	2.027	297.4	12.10
100.00	0.10132	958.4	0.59751	419.1	2675.7	3.14937	1.52651	4.217	2.044	281.8	12.27
105.00	0.12079	954.8	0.70423	440.2	2683.6	3.14989	1.53766	4.224	2.062	267.7	12.44
110.00	0.14324	951.0	0.82604	461.3	2691.3	3.14881	1.54911	4.232	2.082	254.8	12.61

ตาราง ๙ – ๑ (ต่อ) คุณสมบัติของน้ำ (ต่อ)

133

Temp. °C	Pressure MPa	Density kg/m ³		Enthalpy kJ/kg		Cv kJ/kg.K		Cp kJ/kg.K		Absolute Viscosity MicroPa.s		Thermal Conductivity W/m.K		Surface N/m	
		Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	Liquid	Vapor
115.00	0.16902	947.1	0.96432	482.5	2698.8	3.15007	1.56241	4.240	2.103	243.0	12.78	0.6626	0.02684	0.05598	
120.00	0.19848	943.2	1.12080	503.8	2706.2	3.14974	1.57598	4.249	2.126	232.1	12.96	0.6832	0.02746	0.05497	
125.00	0.23201	939.1	1.29720	525.1	2713.4	3.14941	1.59024	4.258	2.150	222.2	13.13	0.6836	0.02810	0.05396	
130.00	0.27002	934.9	1.49539	546.4	2720.4	3.14982	1.60590	4.268	2.176	213.0	13.30	0.6837	0.02876	0.05294	
135.00	0.31293	930.6	1.71721	567.8	2727.2	3.14790	1.62104	4.278	2.203	204.5	13.47	0.6836	0.02944	0.05191	
140.00	0.36119	926.2	1.96471	589.2	2733.8	3.14600	1.63830	4.288	2.233	196.6	13.65	0.6833	0.03013	0.05086	
145.00	0.41529	921.7	2.23999	610.8	2740.2	3.14327	1.65570	4.300	2.265	189.3	13.82	0.6828	0.03085	0.04981	
150.00	0.47572	917.1	2.54537	632.3	2746.4	3.14057	1.67444	4.312	2.299	182.5	13.99	0.6821	0.03159	0.04875	
155.00	0.54299	912.3	2.88342	654.0	2752.3	3.13861	1.69448	4.325	2.335	176.2	14.16	0.6811	0.03235	0.04768	
160.00	0.61766	907.5	3.25637	675.6	2758.0	3.13439	1.71532	4.338	2.374	170.3	14.34	0.6800	0.03312	0.04660	
165.00	0.70029	902.6	3.66703	697.4	2763.3	3.12940	1.73616	4.353	2.415	164.8	14.51	0.6786	0.03392	0.04551	
170.00	0.79147	897.5	4.11811	719.3	2768.5	3.12518	1.75966	4.369	2.460	159.6	14.68	0.6771	0.03474	0.04441	
175.00	0.8918	892.3	4.61276	741.2	2773.3	3.11949	1.78307	4.386	2.507	154.7	14.85	0.6753	0.03558	0.04331	
180.00	1.0019	887.1	5.15384	763.2	2777.8	3.11386	1.80905	4.403	2.558	150.2	15.02	0.6734	0.03644	0.04220	
185.00	1.1225	881.7	5.74515	785.4	2782.0	3.10822	1.83556	4.423	2.612	145.9	15.20	0.6712	0.03732	0.04108	
190.00	1.2542	876.1	6.38978	807.6	2785.8	3.10049	1.86322	4.443	2.670	141.8	15.37	0.6688	0.03823	0.03995	
195.00	1.3976	870.5	7.09119	829.9	2789.4	3.09425	1.89258	4.465	2.731	138.0	15.54	0.6662	0.03915	0.03882	
200.00	1.5536	864.7	7.85423	852.4	2792.5	3.08522	1.92234	4.489	2.797	134.4	15.71	0.6634	0.04010	0.03768	
205.00	1.7229	858.9	8.68282	875.0	2795.3	3.07771	1.95433	4.515	2.867	130.9	15.89	0.6603	0.04108	0.03654	
210.00	1.9062	852.8	9.58038	897.7	2797.7	3.06892	1.98851	4.542	2.943	127.6	16.06	0.6571	0.04207	0.03539	
215.00	2.1042	846.6	10.55409	920.5	2799.7	3.05819	2.02207	4.572	3.023	124.5	16.23	0.6535	0.04310	0.03424	
220.00	2.3178	840.3	11.60766	943.5	2801.3	3.04901	2.05894	4.604	3.109	121.6	16.41	0.6498	0.04415	0.03308	
225.00	2.5479	833.9	12.74535	966.7	2802.4	3.03733	2.09627	4.638	3.201	118.7	16.59	0.6457	0.04524	0.03191	

ตารางที่ 1 (ต่อ) คุณสมบัติของน้ำ (ต่อ)

Temp. °C	Pressure MPa	Density kg/m³		Enthalpy kJ/kg		Cv kJ/kg.K		Cp kJ/g.K		Absolute Viscosity MicroPas		Thermal Conductivity W/m.K		Surface N/m²
		Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	
230.00	2.7951	827.2	13.97624	990.0	2803.1	3.02393	2.13454	4.675	3.300	116.0	16.76	0.6414	0.04635	0.03075
235.00	3.0604	820.5	15.30456	1013.5	2803.3	3.01278	2.17572	4.715	3.405	113.4	16.94	0.6369	0.04751	0.02958
240.00	3.3447	813.5	16.73920	1037.2	2803.0	2.99874	2.21739	4.759	3.519	110.9	17.12	0.6320	0.04870	0.02840
245.00	3.6488	806.4	18.28488	1061.2	2802.1	2.98509	2.26149	4.806	3.641	108.5	17.31	0.6268	0.04994	0.02723
250.00	3.9736	799.1	19.95610	1085.3	2800.7	2.96883	2.30562	4.857	3.772	106.2	17.49	0.6214	0.05122	0.02605
255.00	4.3202	791.5	21.75805	1109.7	2798.8	2.95192	2.35216	4.912	3.914	103.9	17.68	0.6156	0.05257	0.02488
260.00	4.6694	783.8	23.70230	1134.4	2796.2	2.93566	2.40201	4.973	4.069	101.7	17.88	0.6094	0.05398	0.02370
265.00	5.0823	775.9	25.79979	1159.3	2793.0	2.91609	2.45139	5.039	4.236	99.6	18.07	0.6030	0.05547	0.02252
270.00	5.4999	767.7	28.05336	1184.6	2789.1	2.89575	2.50312	5.111	4.418	97.5	18.28	0.5961	0.05704	0.02135
275.00	5.9431	759.2	30.50641	1210.1	2784.5	2.87431	2.55648	5.191	4.617	95.5	18.48	0.5889	0.05872	0.02017
280.00	6.4132	750.5	33.15650	1236.1	2779.2	2.85197	2.61210	5.279	4.835	93.6	18.70	0.5814	0.06052	0.01900
285.00	6.9111	741.5	36.01008	1262.4	2773.0	2.82702	2.666930	5.377	5.077	91.6	18.92	0.5735	0.06247	0.01784
290.00	7.438	732.2	39.12363	1289.1	2765.9	2.79990	2.72843	5.485	5.345	89.7	19.15	0.5652	0.06459	0.01668
295.00	7.9952	722.5	42.48088	1316.3	2757.8	2.77026	2.78854	5.607	5.644	87.8	19.39	0.5566	0.06691	0.01552
300.00	8.5838	712.4	46.14675	1344.1	2748.7	2.74010	2.85217	5.746	5.981	85.9	19.65	0.5477	0.06949	0.01437
310.00	9.8605	691.0	54.52563	1401.2	2727.0	2.66959	2.98333	6.084	6.799	82.2	20.21	0.5290	0.07561	0.01210
320.00	11.279	667.4	64.59948	1461.3	2699.7	2.58884	3.12545	6.542	7.898	78.4	20.84	0.5094	0.08359	0.00988
330.00	12.852	641.0	77.04160	1525.0	2665.3	2.4951.5	3.27477	7.201	9.451	74.6	21.60	0.4892	0.09448	0.00771
340.00	14.594	610.8	92.67841	1593.8	2621.3	2.38990	3.44212	8.238	11.865	70.4	22.55	0.4686	0.11020	0.00564
350.00	16.521	574.7	113.50738	1670.4	2563.5	2.27653	3.62185	10.126	16.110	65.9	23.81	0.4470	0.13465	0.00368
360.00	18.655	528.1	143.67816	1761.0	2482.0	2.17469	3.81865	14.690	25.795	60.4	15.71	0.4272	0.17801	0.00189
370.00	21.03	453.1	200.40080	1889.7	2340.2	2.16564	4.06499	41.955	78.751	52.3	29.57	0.4280	0.29938	0.00039

ตารางที่ 2 คุณสมบัติของอากาศ

135

Temp. °C	Pressure MPa	Density kg/m ³		Enthalpy kJ/kg		Cv kJ/kg.K		Cp kJ/kg.K		Absolute Viscosity MicroPa.s		Thermal Conductivity W/m.K		Surface N/m Liquid
		Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	
-173.15	0	0	3.5562	0	0	0	0	1.032	0	7.11	0	0.009	0	0
-123.15	0	0	2.3364	0	0	0	0	1.012	0	10.34	0	0.014	0	0
-73.15	0	0	1.7458	0	0	0	0	1.007	0	13.25	0	0.018	0	0
-23.15	0	0	1.3947	0	0	0	0	1.006	0	15.96	0	0.022	0	0
26.85	0	0	1.1614	0	0	0	0	1.007	0	18.46	0	0.026	0	0
76.85	0	0	0.995	0	0	0	0	1.009	0	20.82	0	0.03	0	0
126.85	0	0	0.8711	0	0	0	0	1.014	0	23.01	0	0.034	0	0
176.85	0	0	0.774	0	0	0	0	1.021	0	25.07	0	0.037	0	0
226.85	0	0	0.6964	0	0	0	0	1.03	0	27.01	0	0.041	0	0
276.85	0	0	0.6329	0	0	0	0	1.04	0	28.84	0	0.044	0	0
326.85	0	0	0.5804	0	0	0	0	1.051	0	30.58	0	0.047	0	0
376.85	0	0	0.5356	0	0	0	0	1.063	0	32.25	0	0.05	0	0
426.85	0	0	0.4975	0	0	0	0	1.075	0	33.88	0	0.052	0	0
476.85	0	0	0.4643	0	0	0	0	1.087	0	35.46	0	0.055	0	0
526.85	0	0	0.4354	0	0	0	0	1.099	0	36.98	0	0.057	0	0
576.85	0	0	0.4097	0	0	0	0	1.11	0	38.43	0	0.06	0	0
626.85	0	0	0.3868	0	0	0	0	1.121	0	39.81	0	0.062	0	0
676.85	0	0	0.3666	0	0	0	0	1.131	0	41.13	0	0.064	0	0
726.85	0	0	0.3482	0	0	0	0	1.141	0	42.44	0	0.067	0	0
826.85	0	0	0.3166	0	0	0	0	1.159	0	44.9	0	0.072	0	0
926.85	0	0	0.2902	0	0	0	0	1.175	0	47.3	0	0.076	0	0
1026.85	0	0	0.2679	0	0	0	0	1.189	0	49.6	0	0.082	0	0

ตารางที่ 2 (ต่อ) คุณสมบัติของอากาศ (ต่อ)

Temp. °C	Pressure MPa	Density kg/m ³		Enthalpy kJ/kg		Cv kJ/kg.K		Cp kJ/kg.K		Absolute Viscosity MicroPa.s		Thermal Conductivity W/m.K	Surface N/m
		Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	Liquid	Vapor		
1126.85	0	0	0.2488	0	0	0	0	1.207	0	53	0	0.091	0
1226.85	0	0	0.2322	0	0	0	0	1.23	0	55.7	0	0.1	0
1326.85	0	0	0.2177	0	0	0	0	1.248	0	58.4	0	0.106	0
1426.85	0	0	0.2049	0	0	0	0	1.267	0	61.1	0	0.113	0
1526.85	0	0	0.1935	0	0	0	0	1.286	0	63.7	0	0.12	0
1626.85	0	0	0.1833	0	0	0	0	1.307	0	66.3	0	0.128	0
1726.85	0	0	0.1741	0	0	0	0	1.337	0	68.9	0	0.137	0
1826.85	0	0	0.1658	0	0	0	0	1.372	0	71.5	0	0.147	0
1926.85	0	0	0.1582	0	0	0	0	1.417	0	74	0	0.16	0
2026.85	0	0	0.1513	0	0	0	0	1.478	0	76.6	0	0.175	0
2126.85	0	0	0.1448	0	0	0	0	1.558	0	79.2	0	0.196	0
2226.85	0	0	0.1389	0	0	0	0	1.665	0	81.8	0	0.222	0
2726.85	0	0	0.1135	0	0	0	0	2.726	0	95.5	0	0.486	0

ตารางที่ 3 คุณสมบัติของสารทำความเย็น R134a

137

Temp. °C	Pressure MPa	Density kg/m ³		Enthalpy kJ/kg		Cv kJ/kg.K		Cp kJ/kg.K		Absolute Viscosity MicroPa.s	Thermal Conductivity W/m.K	Surface N/m
		Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	Liquid	Vapor			
-20	0.1327	1358	6.784	7.826	220.7	0.8551	0.7046	1.293	0.8158	353	9.925	0.1011
-18	0.1446	1352	7.357	10.42	222	0.8574	0.7101	1.297	0.8232	343.5	10.01	0.1001
-16	0.1573	1346	7.967	13.02	223.2	0.8598	0.7155	1.302	0.8307	334.3	10.09	0.0922
-14	0.1708	1340	8.617	15.63	224.4	0.8621	0.7211	1.306	0.8385	325.4	10.17	0.0931
-12	0.1852	1333	9.307	18.26	225.6	0.8645	0.7266	1.311	0.8463	316.9	10.25	0.0974
-10	0.2006	1327	10.04	20.89	226.9	0.8669	0.7322	1.316	0.8544	308.6	10.33	0.0949
-8	0.2169	1321	10.82	23.53	228.1	0.8693	0.7379	1.32	0.8626	300.6	10.41	0.0959
-6	0.2343	1314	11.65	26.18	229.3	0.8717	0.7435	1.325	0.8709	292.9	10.49	0.09469
-4	0.2527	1308	12.52	28.84	230.4	0.8742	0.7493	1.33	0.8795	285.4	10.57	0.09379
-2	0.2722	1301	13.45	31.51	231.6	0.8766	0.755	1.336	0.8883	278.1	10.65	0.0929
0	0.2928	1295	14.43	34.19	232.8	0.8791	0.7608	1.341	0.8972	271.1	10.73	0.09201
2	0.3146	1288	15.46	36.88	234	0.8816	0.7667	1.347	0.9064	264.3	10.81	0.09112
4	0.3377	1281	16.56	39.59	235.1	0.8841	0.7725	1.352	0.9158	257.6	10.9	0.09024
6	0.362	1275	17.72	42.3	236.3	0.8866	0.7785	1.358	0.9254	251.2	10.98	0.08936
8	0.3876	1268	18.94	45.03	237.4	0.8892	0.7844	1.364	0.9353	244.9	11.06	0.08849
10	0.4146	1261	20.23	47.77	238.5	0.8918	0.7904	1.37	0.9455	238.8	11.15	0.08761
12	0.443	1254	21.58	50.52	239.6	0.8944	0.7965	1.377	0.9559	232.9	11.23	0.08674
14	0.4729	1247	23.01	53.28	240.7	0.897	0.8025	1.383	0.9666	227.1	11.32	0.08587
16	0.5043	1240	24.52	56.06	241.8	0.8996	0.8087	1.39	0.9776	221.5	11.4	0.08501
18	0.5372	1233	26.11	58.85	242.9	0.9023	0.8148	1.397	0.989	216	11.49	0.08414
20	0.5717	1225	27.78	61.66	243.9	0.905	0.821	1.405	1.001	210.7	11.58	0.08328
22	0.6079	1218	29.54	64.48	245	0.9077	0.8273	1.413	1.013	205.5	11.67	0.08242

ตารางที่ 3 (ต่อ) คุณสมบัติของสารทำความเย็น R134a (ต่อ)

Temp. °C	Pressure MPa	Density kg/m ³				Enthalpy kJ/kg				C _v kJ/kg.K		C _p kJ/kg.K		Absolute Viscosity c MicroPas		Thermal Conductivity W/m.K		Surface N/m	
		Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	Liquid	Vapor
24	0.6458	1210	31.39	67.31	246	0.9105	0.83336	1.421	1.025	200.4	11.76	0.08156	0.01372	0.00821					
26	0.6854	1203	33.34	70.16	247	0.9133	0.8399	1.429	1.038	195.4	11.85	0.0807	0.01392	0.00795					
28	0.7269	1195	35.38	73.03	248	0.9161	0.8463	1.437	1.052	190.5	11.95	0.07984	0.01413	0.00768					
30	0.7702	1187	37.54	75.91	249	0.9189	0.8527	1.446	1.065	185.8	12.04	0.07899	0.01433	0.00742					
32	0.8154	1180	39.8	78.81	250	0.9218	0.8592	1.456	1.08	181.1	12.14	0.07813	0.01454	0.00715					
34	0.8626	1172	42.18	81.73	250.9	0.9247	0.8658	1.466	1.095	176.6	12.24	0.07727	0.01476	0.00689					
36	0.9118	1163	44.68	84.67	251.8	0.9276	0.8724	1.476	1.111	172.1	12.34	0.07642	0.01498	0.00664					
38	0.9632	1155	47.32	87.62	252.7	0.9306	0.879	1.487	1.127	167.7	12.44	0.07556	0.01521	0.00638					
40	1.017	1147	50.09	90.6	253.6	0.9336	0.8858	1.498	1.145	163.4	12.55	0.07471	0.01544	0.00613					
42	1.072	1138	53	93.6	254.5	0.9367	0.8925	1.51	1.163	159.2	12.65	0.07385	0.01568	0.00588					
44	1.13	1129	56.06	96.61	255.3	0.9398	0.8994	1.523	1.182	155.1	12.76	0.073	0.01593	0.00563					
46	1.19	1121	59.29	99.66	256.1	0.943	0.9063	1.537	1.202	151	12.88	0.07214	0.01618	0.00538					
48	1.253	1112	62.69	102.7	256.9	0.9462	0.9134	1.551	1.223	147	13	0.07128	0.01645	0.00513					
50	1.318	1102	66.27	105.8	257.6	0.9494	0.9205	1.566	1.246	143.1	13.12	0.07042	0.01672	0.00489					
52	1.385	1093	70.05	108.9	258.3	0.9528	0.9277	1.582	1.27	139.2	13.24	0.06956	0.01701	0.00465					
54	1.455	1083	74.03	112.1	259	0.9562	0.935	1.6	1.296	135.4	13.37	0.06869	0.01731	0.00441					
56	1.528	1073	78.24	115.2	259.7	0.9596	0.9424	1.618	1.324	131.6	13.51	0.06783	0.01763	0.00418					
58	1.604	1063	82.68	118.5	260.3	0.9632	0.95	1.638	1.354	127.9	13.65	0.06696	0.01796	0.00395					
60	1.682	1053	87.38	121.7	260.8	0.9668	0.9577	1.66	1.387	124.2	13.79	0.06609	0.01831	0.00372					
62	1.763	1042	92.36	125	261.3	0.9706	0.9655	1.684	1.422	120.6	13.95	0.06521	0.01868	0.00349					
64	1.847	1031	97.64	128.3	261.8	0.9744	0.9735	1.71	1.461	117	14.11	0.06433	0.01907	0.00327					
66	1.934	1020	103.2	131.6	262.2	0.9784	0.9816	1.738	1.504	113.5	14.28	0.06345	0.0195	0.00305					

ตาราง ๔ - ๓ (ต่อ) คุณสมบัติของสารทำความเย็น R134a (ต่อ)

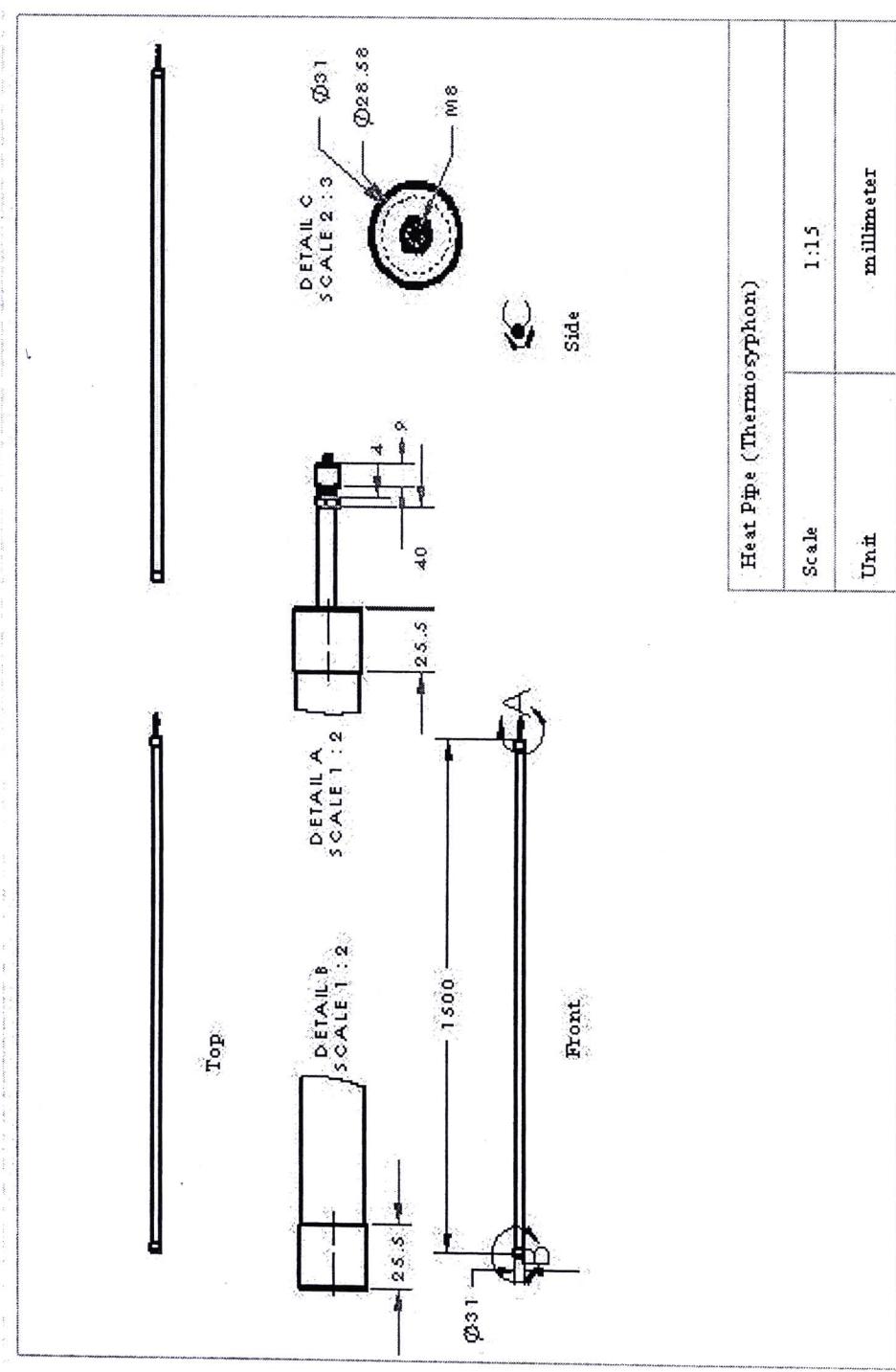
Temp. °C	Pressure MPa	Density kg/m ³		Enthalpy kJ/kg		C _v kJ/kg.K		C _p kJ/kg.K		Absolute Viscosity MicroPa.s		Thermal Conductivity W/m.K		Surface N/m
		Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	Liquid	Vapor	
68	2.024	1008	109.2	135	262.6	0.9826	0.99	1.769	1.552	109.9	14.46	0.06256	0.01995	0.00283
70	2.117	996.2	115.6	138.5	262.8	0.9869	0.9986	1.804	1.605	106.4	14.65	0.06167	0.02045	0.00261
72	2.213	983.8	122.4	142	263.1	0.9915	1.007	1.843	1.665	102.9	14.85	0.06078	0.02098	0.0024
74	2.313	970.8	129.7	145.5	263.2	0.9963	1.017	1.887	1.734	99.45	15.07	0.05988	0.02156	0.0022
76	2.416	957.3	137.5	149.1	263.2	1.001	1.026	1.938	1.812	95.98	15.3	0.05898	0.02221	0.00199
78	2.523	943.1	145.9	152.8	263.2	1.007	1.036	1.996	1.904	92.51	15.56	0.05807	0.02292	0.0018
80	2.633	928.2	155.1	156.6	263	1.013	1.046	2.065	2.012	89.02	15.84	0.05717	0.02372	0.0016
82	2.747	912.6	165	160.4	262.7	1.02	1.057	2.147	2.143	85.51	16.14	0.05626	0.02462	0.00141
84	2.865	895.9	176	164.4	262.2	1.027	1.068	2.247	2.303	81.96	16.48	0.05536	0.02565	0.00123
86	2.987	878.1	188	168.5	261.6	1.035	1.08	2.373	2.504	78.36	16.87	0.05448	0.02684	0.00105
88	3.114	858.9	201.5	172.7	260.7	1.045	1.093	2.536	2.766	74.67	17.3	0.05363	0.02823	0.00088
90	3.244	837.8	216.8	177.1	259.6	1.056	1.107	2.756	3.121	70.86	17.81	0.05284	0.02991	0.00071
92	3.379	814.4	234.3	181.8	258.1	1.069	1.122	3.072	3.63	66.88	18.41	0.05217	0.032	0.00055
94	3.519	787.8	255.1	186.8	256.1	1.084	1.139	3.567	4.426	62.64	19.16	0.05173	0.0347	0.0004
96	3.664	756.1	280.7	192.3	253.4	1.104	1.159	4.46	5.848	58	20.14	0.05179	0.03847	0.00027
98	3.815	715.5	315.1	198.7	249.3	1.131	1.184	6.574	9.14	52.59	21.54	0.05307	0.04464	0.00014
100	3.972	651.2	373	207.5	241.9	1.174	1.218	17.59	25.35	45.1	24.21	0.05995	0.06058	0.00004

ภาคผนวก ค

รายละเอียดฐานร่องและขนาดของท่อความร้อนและชุดติดตั้ง

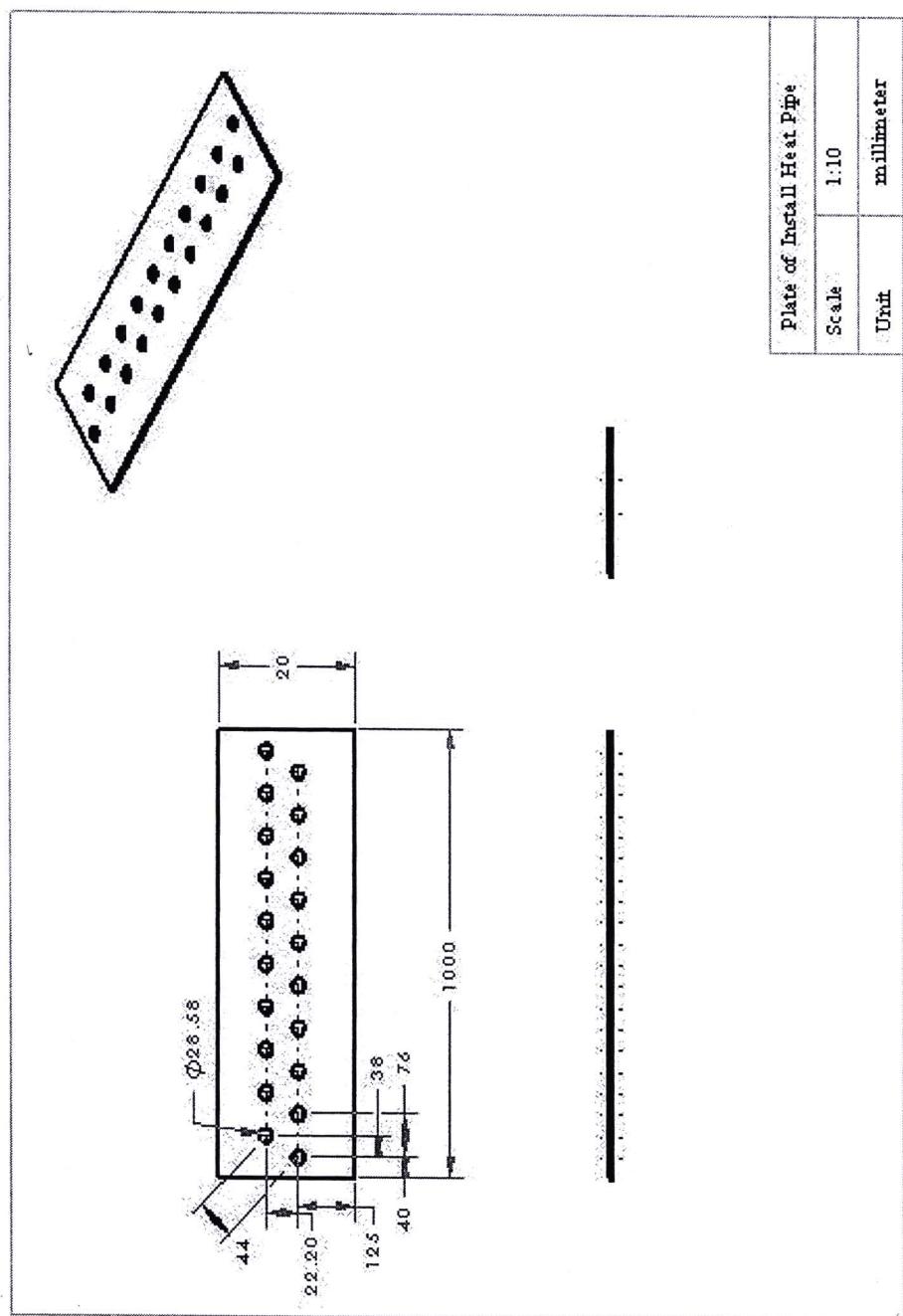
ค. 1 ท่อความร้อน (เทอร์โมไซฟัน) และชุดติดตั้ง

รูป ค. 1 แสดงรายละเอียดรูปร่างและขนาดของห้องความร้อน



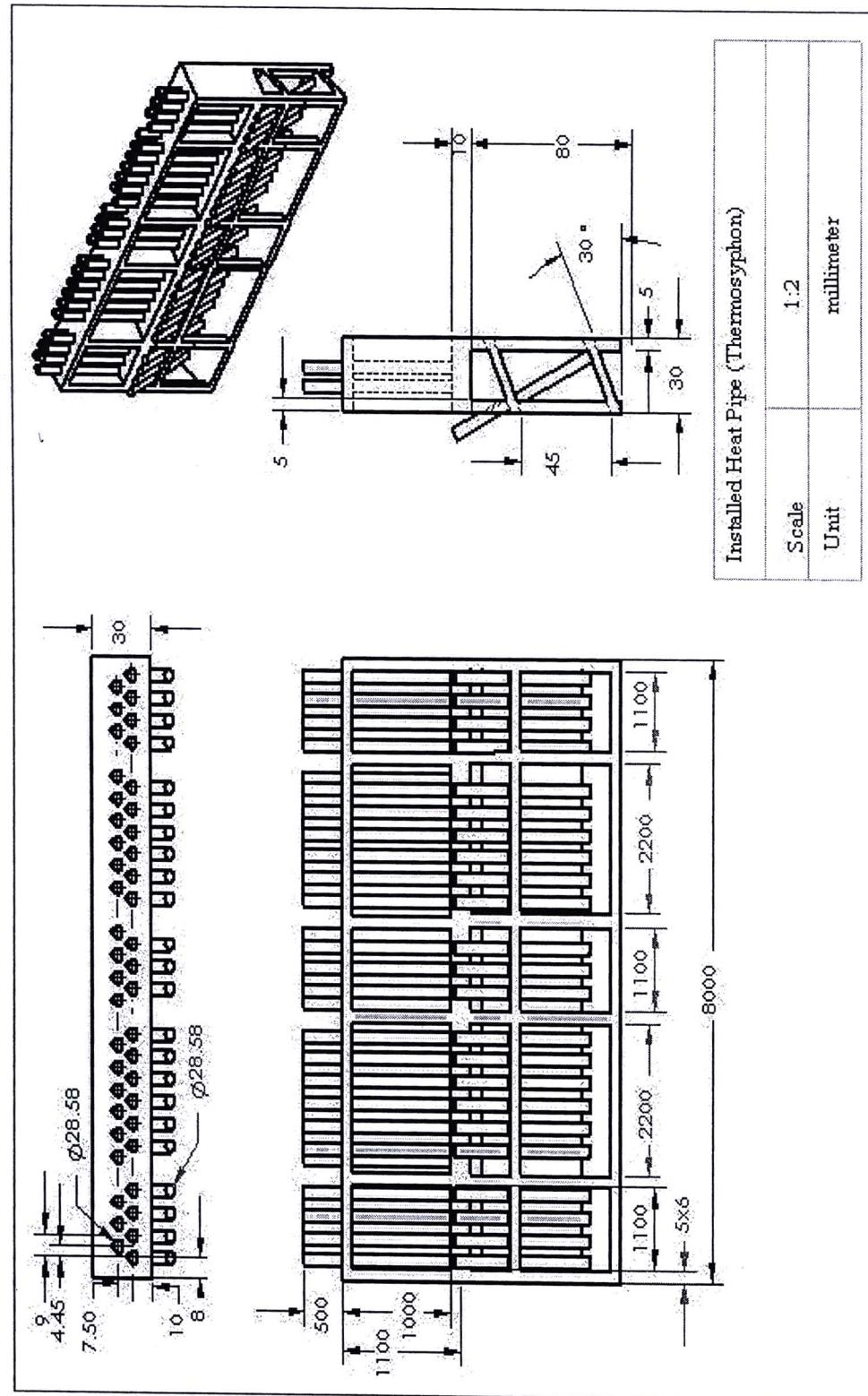
ก. 1 ท่อความร้อน (เทอร์มิฟ่อน) และชุดติดตั้ง (ต่อ)

รูป ก. 2 แสดงรายละเอียดของหน้างานที่ความร้อนที่ติดตั้งในตำแหน่งที่ทำความเสื่อมทางการระบายที่หน้าโรงเรือน T2



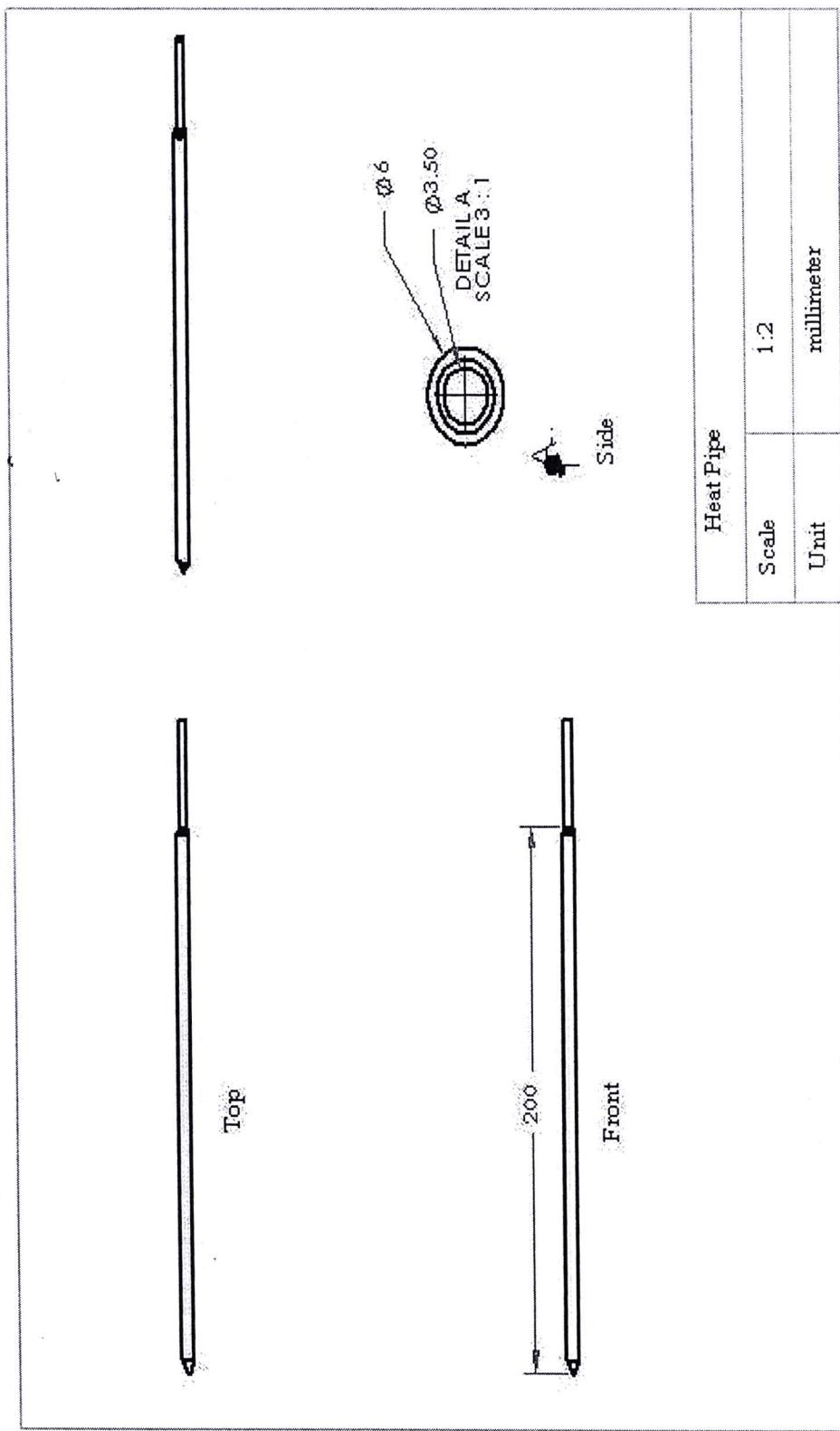
ค. 1 ท่อความร้อน (เทอร์มิโซฟอน) และชุดติดตั้ง (ต่อ)

รูป ค. 3 แสดงรายละเอียดของท่อความร้อนที่ติดตั้งในตัวหนาแน่น้ำแบบทำความเข้มข้นทางที่หน้าโรงรีดอน T2



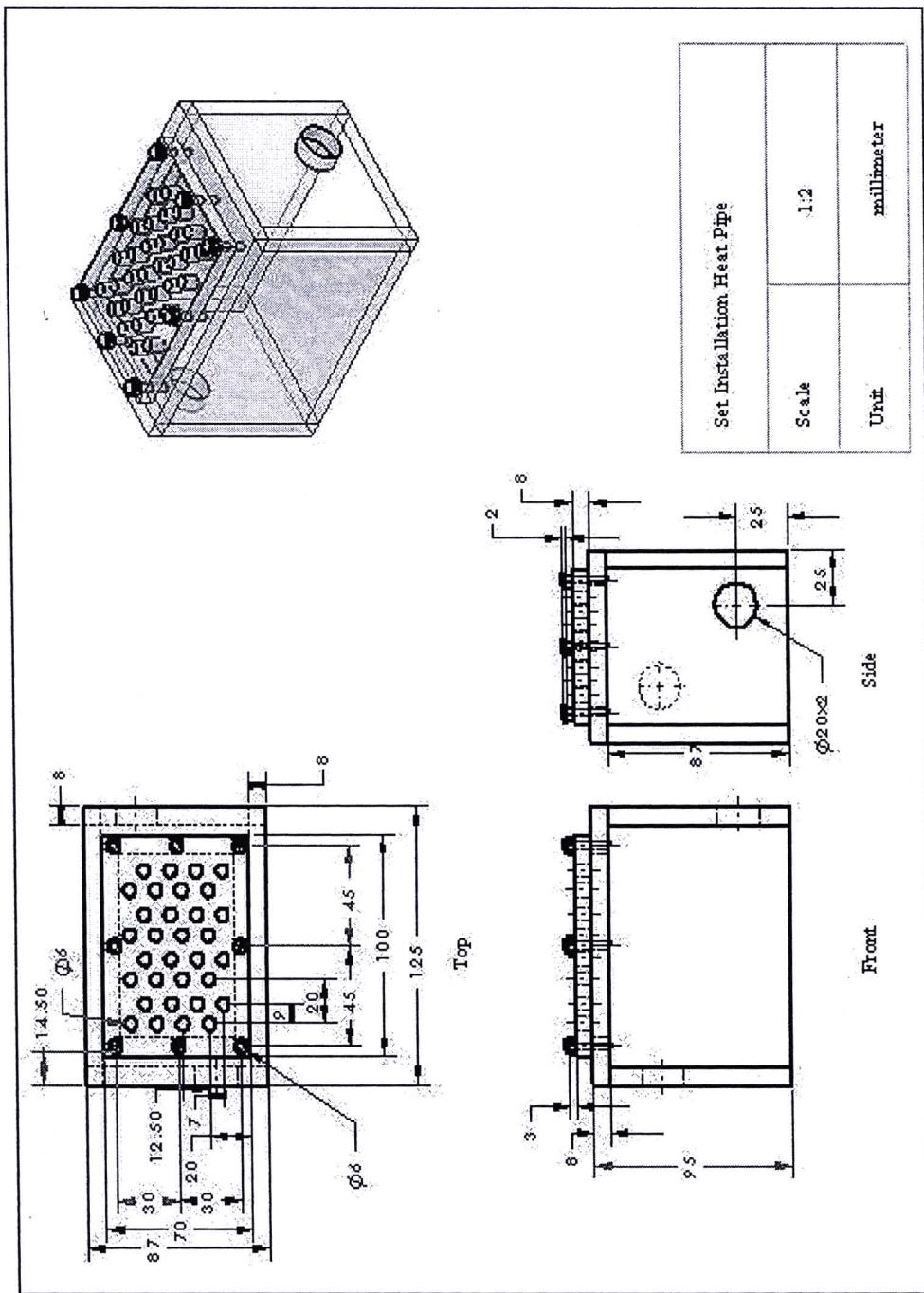
ก. 2 ท่อความร้อนและชุดติดตั้ง

รูป ก. 4 แสดงรายละเอียดของร่างแบบงานของท่อความร้อน

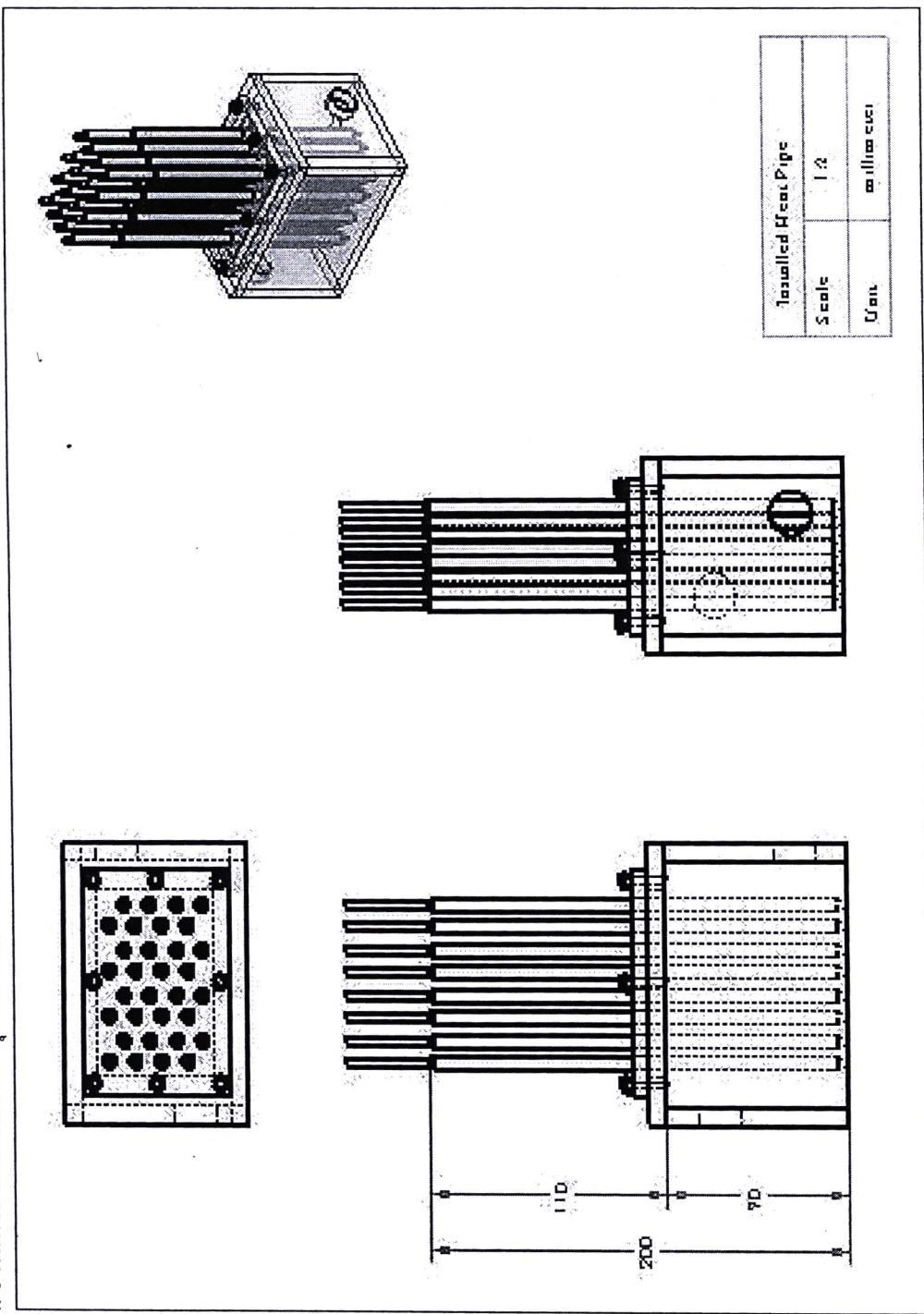


ค. 2 ท่อความร้อนและอุตสาหกรรม (ต่อ)

รูป ค. 5 แมตซ์รับประจุดของชุดติดตั้งท่อความร้อนที่ทำ成หนังกลันสำราญฐานของตราการฟื้นฟู



ค. 2 ห้องความร้อนและชุดติดตั้ง (ต่อ)
รูป ค. 6 แสดงรายละเอียดของชุดติดตั้งห้องความร้อนที่ติดตั้งท่องานร้อนที่สำนักงานที่ทำการงานปฏิบัติของกรมของการอาหารพืช



ภาคผนวก ง

ตัวอย่างการคำนวณหาค่าการส่งถ่ายความร้อน

ตัวอย่างการคำนวณ

(1) ตัวอย่างการคำนวณค่าการส่งถ่ายความร้อนที่สภาวะปกติ

เงื่อนไขสำหรับการออกแบบท่อความร้อน

1. ท่อความร้อนทำมาจากทองแดง
2. เส้นผ่านศูนย์กลางภายนอกและความหนาผนังท่อเท่ากับ 0.02858 m. และ 0.00238 m.
3. ท่อความร้อนมีความยาวเท่ากับ 1.5 m. ประกอบด้วยส่วนท่อระ夷อยู่ในช่วงเท่ากับ 0.5 ถึง 1.4 m. โดยเพิ่มขึ้นทีละ 0.1 m. และส่วนควบแน่นอยู่ในช่วงเท่ากับ 0.1 ถึง 1.0 m. โดยเพิ่มขึ้นทีละ 0.1 m.
4. สารทำงานคือ R134a สัดส่วนการเติมสาร 0.5
5. อุณหภูมิส่วนท่อระ夷 35°C
6. อุณหภูมิส่วนควบแน่น 25°C
7. อุณหภูมิแตกต่างระหว่างส่วนท่อระ夷และส่วนควบแน่นเท่ากับ 10°C
8. นุ่มนิยมทำงานเท่ากับ 90 องศา
9. ค่าการนำความร้อนของท่อทองแดงเท่ากับ 398 W/mK

(ก) คำนวณหาค่าพื้นที่ของท่อความร้อน

$$A = \frac{\pi D_o^2}{4} = \frac{\pi(23.82 \times 10^{-3})}{4} = 44.563 \times 10^{-3} \text{ m}^2$$

$$A_e = \pi D_o L_e = \pi(28.58 \times 10^{-3})(0.5) = 44.89 \times 10^{-3} \text{ m}^2$$

$$A_c = \pi D_o L_c = \pi(28.58 \times 10^{-3})(1.0) = 89.78 \times 10^{-3} \text{ m}^2$$

(๑) คำนวณหาค่าความต้านทานทางความร้อน Z

คำนวณหาค่าความต้านทานทางความร้อนระหว่างแหล่งให้ความร้อนกับผิวท่อค้านนอกของส่วนทำระเหย Z_1

$$Z_1 = \frac{1}{h_e A_e} = \frac{1}{(140)(44.563 \times 10^{-3})} = 0.1591 \text{ K/W}$$

คำนวณหาค่าความต้านทานทางความร้อนระหว่างผิวท่อค้านนอกของส่วนควบแน่นกับแหล่งรับความร้อน Z_9

$$Z_9 = \frac{1}{h_c A_c} = \frac{1}{(700)(89.78 \times 10^{-3})} = 0.0159 \text{ K/W}$$

คำนวณหาค่าความต้านทานทางความร้อนของผนังท่อส่วนทำระเหย Z_2

$$Z_2 = \frac{\ln(D_o / D_i)}{2\pi L_e k_{cu}} = \frac{\ln(28.58 / 23.82)}{2\pi(0.5)(398)} = 0.0001457 \text{ K/W}$$

คำนวณหาค่าความต้านทานทางความร้อนของผนังท่อส่วนควบแน่น Z_8

$$Z_8 = \frac{\ln(D_o / D_i)}{2\pi L_c k_{cu}} = \frac{\ln(28.58 / 23.82)}{2\pi(1.0)(398)} = 0.00007285 \text{ K/W}$$

ค่า Z_3 และ Z_7 มีค่าเป็นศูนย์

คำนวณหาค่าความต้านทานทางความร้อน Z

$$Z = Z_1 + Z_2 + Z_3 + Z_7 + Z_8 + Z_9$$

$$= 0.1591 + 0.0159 + 0 + 0 + 0.0001457 + 0.00007285 = 0.17523 \text{ K/W}$$

(๒) คำนวณหาค่าการถ่ายเทความร้อน Q

$$Q = \frac{\Delta T}{Z} = \frac{(T_e - T_c)}{Z} = \frac{(35 - 25)}{0.17523} = 57.07 \text{ W}$$

(๑) คำนวณหาค่าอุณหภูมิไอ T_v เพื่อหาค่าคุณสมบัติต่างๆ ของสารทำงาน

$$\begin{aligned} T_v &= T_c + \frac{(Z_7 + Z_8 + Z_9)}{Z(T_e - T_c)} \\ &= 25 + \frac{(0 + 0.0001457 + 0.00007285)}{0.17523(35 - 25)} \\ &= 25.21 {}^\circ C (298.21 K) \end{aligned}$$

คุณสมบัติของสารทำงานที่ $25.21 {}^\circ C$ ($298.21 K$)

$$h_{fg} = 176.92 \text{ } kJ/kg$$

$$C_p = 1.4286 \text{ } kJ/kg \cdot K$$

$$\sigma_l = 0.00796 \text{ } N/m$$

$$\rho_l = 1203.3 \text{ } kg/m^3$$

$$\rho_v = 33.254 \text{ } kg/m^3$$

$$\mu_l = 195.62 \text{ } \mu N \cdot s / m^2$$

$$k_l = 0.08074 \text{ } W/mK$$

$$P = 0.68366 \text{ } MPa$$

คำนวณหาค่า Φ_2

$$\begin{aligned} \Phi_2 &= \left[\frac{(h_{fg})(k_l^3)(\rho_l^2)}{\mu_l} \right]^{0.25} \\ &= \left[\frac{(176.92 \times 10^3)(0.08074^3)(1203.3^2)}{195.62 \times 10^{-6}} \right]^{0.25} \\ &= 911.15 \end{aligned}$$

ค่านวณหาค่า P_p

$$\begin{aligned} P_p &= P + (\rho l)(FR)(g)(Le)(\sin \beta) \\ &= 0.68366 \times 10^6 + (1203.3)(0.5)(9.81)(0.5)(\sin 90) \\ &= 0.68661 \text{ MPa} \end{aligned}$$

ค่านวณหาค่า $\frac{dT}{dH}$

$$\begin{aligned} \frac{dT}{dH} &= \left[\frac{T_v + 273.15}{h_{fg}} \right] g \left[\frac{\rho_l}{\rho_v} - 1 \right] \\ &= \left[\frac{25.21 + 273.15}{176.92 \times 10^3} \right] 9.81 \left[\frac{1203.3}{33.254} - 1 \right] \\ &= 0.5834 \frac{^\circ\text{C}}{\text{m}} \end{aligned}$$

ค่านวณหาค่า T_p

$$\begin{aligned} T_p &= T_v + \frac{dT}{dH}(Le)(FR) \\ &= 25.21 + 0.5834(0.5)(0.5) \\ &= 26.06 \text{ } ^\circ\text{C} \end{aligned}$$

(จ) ค่านวณหาค่าความต้านทานทางความร้อนภายใน Z_3 และ Z_7

ค่าความต้านทานทางความร้อนภายในของการเดือด Z_3 ซึ่งประกอบด้วย Z_{3p} และ Z_{3f}

ค่านวณหาค่า Φ_3

$$\begin{aligned} \Phi_3 &= \frac{0.32(\rho_l^{0.65})(k_l^{0.3})(C_{pl}^{0.7})}{(\rho_v^{0.25})(h_{fg}^{0.4})(\mu_l^{0.1})} \left(\frac{P}{P_{atm}} \right)^{0.23} \\ &= \frac{0.32(1203.3^{0.65})(0.0807^{0.3})(1428.6^{0.7})}{(33.254^{0.25})(176.92 \times 10^3)^{0.4}(1.9562 \times 10^{-4})^{0.1}} \left(\frac{683.66}{101.325} \right)^{0.23} \\ &= 29.51 \end{aligned}$$

Z_{3p} คือ ความต้านทานของของเหลวที่เกิดจากแรงของเหลว คำนวนได้จาก

$$\begin{aligned} Z_{3p} &= \frac{1}{(\Phi_3)(g^{0.2})(Q^{0.4})(\pi D_i L_e)^{0.6}} \\ &= \frac{1}{(29.51)(9.81^{0.2})(57.07^{0.4})(\pi \times 23.82 \times 10^{-3} \times 0.5)^{0.6}} \\ &= 0.03057 \text{ K/W} \end{aligned}$$

Z_{3f} คือ ความต้านทานของของเหลวที่เกิดจากแรงพิล์มของเหลวเหนือส่วนแบ่งของเหลว ในส่วนรับความร้อน

$$\begin{aligned} Z_{3f} &= 0.235 \frac{(Q^{\frac{1}{3}})}{(\Phi_2)^{\frac{4}{3}} (g^{\frac{1}{3}}) (D_i)^{\frac{4}{3}} L_e} \\ &= 0.235 \frac{(57.07^{\frac{1}{3}})}{(911.15_2)^{\frac{4}{3}} (9.81^{\frac{1}{3}}) (0.02382)^{\frac{4}{3}} (0.5)} \\ &= 0.013963 \text{ K/W} \end{aligned}$$

พิจารณา

$$\begin{aligned} \text{ถ้า } Z_3 &< Z_{3f} \\ Z_3 &= Z_{3p} \end{aligned}$$

$$\text{นอกจากนั้น } Z_3 = (Z_{3p})(FR) + Z_{3f}(1-FR)$$

ดังนั้น

$$\begin{aligned} Z_3 &= (Z_{3p})(FR) + Z_{3f}(1-FR) \\ &= (0.03057)(0.5) + (0.013963)(1-0.5) \\ &= 0.022267 \text{ K/W} \end{aligned}$$

Z_7 คือ ค่าความต้านทานทางความร้อนภายในของการควบแน่นของสารทำงานภายในท่อ

$$\begin{aligned} Z_7 &= 0.235 \frac{\left(\frac{1}{Q^3}\right)}{\left(\Phi_2\right)^{\frac{4}{3}} \left(g^{\frac{1}{3}}\right) \left(D_i\right)^{\frac{4}{3}} L_c} \\ &= 0.235 \frac{\left(57.07^{\frac{1}{3}}\right)}{\left(911.15_2\right)^{\frac{4}{3}} \left(9.81^{\frac{1}{3}}\right) \left(0.02382\right)^{\frac{4}{3}} (1.0)} \\ &= 0.006981 \text{ K/W} \end{aligned}$$

ดังนั้น

$$\begin{aligned} \text{ค่าความต้านทานทางความร้อน } Z &= Z_1 + Z_2 + Z_3 + Z_7 + Z_8 + Z_9 = 0.1591 + 0.0159 + \\ &0.022267 + 0.006981 + 0.0001457 + 0.00007285 = 0.20447 \text{ K/W} \end{aligned}$$

(ก) คำนวณหาค่าการถ่ายเทความร้อน Q_{new}

$$Q_{new} = \frac{\Delta T}{Z} = \frac{(T_e - T_c)}{Z} = \frac{(35 - 25)}{0.20447} = 48.91W$$

พิจารณาความคลาดเคลื่อน $error < 0.001$

$$error = |Q - Q_{new}| = |57.07 - 48.9| = 8.17$$

ค่าความคลาดเคลื่อนยังมีค่าเกินกว่าที่กำหนด ต้องคำนวณหาค่า Q ซ้ำอีก จนค่า Q ทั้งสองมีค่าเท่ากันคือเท่ากับ 30.83 W

(2) ตัวอย่างการคำนวณทางเศรษฐศาสตร์ความร้อนของท่อความร้อน

การคำนวณหาความเมなะสมทางเศรษฐศาสตร์ความร้อนของท่อความร้อนนี้สามารถทำได้โดยคำนวณค่ากำไรมุลค่าสูงสุด ซึ่งคำนวณได้จากการประยุกต์ใช้สมการของ Soylemez et al. (2003) ดังนี้

$$S = C_E HQ - C_{HP}$$

เมื่อ

S คือ มูลค่ากำไรมุลค่า (บาท)

C_E คือ ราคาของพลังงานความร้อนที่สามารถถ่ายเทได้ (บาท/Wh)

H คือ อายุการทำงานของท่อความร้อน (hr)

Q คือ อัตราความร้อนที่สามารถถ่ายเทได้ (W)

C_{HP} คือ ราคากลุ่มท่อความร้อน (บาท)

หรือ

$$S = \frac{(P_1)(Diesel)}{CE} (H)(Heat_rate) - (1 - R_v(1 + d)^{-Year})(Cu_tube_price)$$

เมื่อ

$$P_1 = \left(\frac{Year}{1 + d} \right)$$

$$Cu_tube_price = (Cu_price + weld_Cu + Cap_Cu + WF_price)(tube)$$

เมื่อ

$$WF_price = (R134a_P)(\rho_{l,R134a})(FR)\left(\frac{\pi D_i^2}{4}\right)$$

ເມື່ອ P1 ຄື່ອ ປີ (year)

Diesel ຄື່ອ ນໍານັດດີເຊລ (Baht / liter)

CE ຄື່ອ ດໍາການທຳຄວາມຮ້ອນ (MJ / liter)

H ຄື່ອ ອາຍຸກາຣໃຊ້ງານ (hrs / year)

Heatrate ຄື່ອ ອັຕຣາກາຣຄ່າຍເທຄວາມຮ້ອນ (Watt)

Rv ຄື່ອ resale value (%)

d ຄື່ອ ອັຕຣາດອກເປີບ (%)

Year ຄື່ອ ປີ (year)

Cu_tube_price ຄື່ອ ຮາຄາສ້າງທ່ອຄວາມຮ້ອນ (Baht)

Cu_price ຄື່ອ ຮາຄາທ່ອທອງແດງ (Baht)

weld_Cu ຄື່ອ ຮາຄາຄ່າເຫຼືອມທ່ອ (Baht)

Cap_Cu ຄື່ອ ຮາຄາໄປດທ່ອ (Baht)

WF_price ຄື່ອ ຮາຄາສາරທຳງານ (Baht / kg)

tube ຄື່ອ ຈຳນວນທ່ອ (ທ່ອ)

ໂດຍກຳນົດຄ່າຕ່າງໆ ດັ່ງນີ້

weld_Cu = 20 Baht

Cap_Cu = 100 Baht

WF_Price = R134a_P*density [Baht/m³]

R134a_P = 300 Baht/kg

Density = 1210 kg/m³

$$H = 365 * 8 * 60 * 60$$

$$DieselDen = 0.84$$

$$CE = 38e6$$

$$Diesel = 30 \text{ Baht/Liter}$$

$$R_v = 0.05$$

$$P_1 = \text{Year}/(1+d)$$

$$\text{Year} = 5$$

$$d=\text{interest} = 0.03$$

คำนวณหาค่าต่างๆ ได้ดังนี้

$$WF_price = (300)(1210)(0.5)\left(\frac{\pi 0.02382^2}{4}\right) = 80.88$$

$$Cu_tube_price = ((1200 / 4) + 20 + 100 + 80.88)(1) = 500.88 \text{ Baht}$$

$$P_1 = \left(\frac{5}{1+0.03}\right) = 4.8544$$

$$Heat_rate = \frac{\Delta T}{Z} = \frac{10}{0.32455} = 30.812 \text{ W}$$

$$\begin{aligned} S &= \frac{(4.8544)(30)}{38 \times 10^6} (365 \times 8 \times 60 \times 60)(30.812) - (1 - 0.05(1 + 0.03)^{-5})(500) \\ &= 1241.3 - 478.43 \\ &= 762.87 \text{ Baht} \end{aligned}$$

ได้มูลค่ากำไรสุทธิเท่ากับ 762.87 บาท

ประวัติผู้เขียน

ชื่อ – สกุล

นายปรเมศวร์ สุทธิประภา

วัน เดือน ปี เกิด

17 สิงหาคม 2526



ประวัติการศึกษา

สำเร็จการศึกษาระดับมัธยมศึกษาตอนต้น โรงเรียนร้อยเอ็ดวิทยาลัย
ร้อยเอ็ด ปีการศึกษา 2541

สำเร็จการศึกษาระดับมัธยมศึกษาตอนปลาย โรงเรียนร้อยเอ็ดวิทยาลัย
ร้อยเอ็ด ปีการศึกษา 2544

สำเร็จการศึกษาระดับปริญญาตรี วิศวกรรมศาสตร์บัณฑิต
สาขาวิศวกรรมเครื่องกล มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีสุรนารี
นครราชสีมา ปีการศึกษา 2549

