

การสร้างและทดสอบสมรรถนะของเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อน
แบบฮีทไปป์ที่อุณหภูมิต่ำ



นายปรีชา กอบเกอชัยพงษ์

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

วิทยานิพนธ์นี้เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาวิศวกรรมศาสตรมหาบัณฑิต
สาขาวิชาเทคโนโลยีปิโตรเคมี
บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

พ.ศ. 2533

ISBN 974-577-878-8

ลิขสิทธิ์ของบัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

016803

i17854049

**FABRICATION AND PERFORMANCE TEST OF LOW-TEMPERATURE
HEAT-PIPE HEAT EXCHANGER**

MR. PREECHA KOBKHERCHAIPONG

**A Thesis Submitted in Partial Fulfillment of the Requirements
for the Degree of Master of Engineering
Program of Petrochemical Technology**

**Graduate School
Chulalongkorn University**

1990

ISBN 974-577-878-8

Copyright of the Graduate School, Chulalongkorn University

หัวข้อวิทยานิพนธ์

โดย

ภาควิชา

สาขาวิชา

อาจารย์ที่ปรึกษา

อาจารย์ที่ปรึกษาร่วม

การสร้างและทดสอบสมรรถนะของเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนแบบฮีทไปป์ที่อุณหภูมิต่ำ

นายปรีชา กอบเกื้อชัยพงษ์

สหสาขาวิชาปิโตรเคมี-โพลีเมอร์

เทคโนโลยีปิโตรเคมี

รองศาสตราจารย์ ดร. วิวัฒน์ ตัณฑะพานิชกุล

อาจารย์ พิชัย ตั้งสถาพรพาณิชย์



บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย อนุมัติให้หัวข้อวิทยานิพนธ์นี้เป็นส่วน
หนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาโทบริหารธุรกิจ

..... คณบดีบัณฑิตวิทยาลัย
(ศาสตราจารย์ ดร. ถาวร วัชรากัย)

คณะกรรมการสอบวิทยานิพนธ์

..... ประธานกรรมการ
(รองศาสตราจารย์ ดร. ภักทรพรรณ ประศาสน์สารกิจ)

..... อาจารย์ที่ปรึกษา
(รองศาสตราจารย์ ดร. วิวัฒน์ ตัณฑะพานิชกุล)

..... อาจารย์ที่ปรึกษาร่วม
(อาจารย์ พิชัย ตั้งสถาพรพาณิชย์)

..... กรรมการ
(รองศาสตราจารย์ ดร. เกริกชัย สุกัญจน์จที)



ปรีชา กอบเกียรติพงษ์ : การสร้างและทดสอบสมรรถนะของเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนแบบฮีทไปป์ที่อุณหภูมิต่ำ (Fabrication and Performance Test of Low-Temperature Heat-pipe Heat Exchanger) อ.ที่ปรึกษา : รศ.ดร. วิวัฒน์ คัตตะพานิชกุล, นายนิชัย ตั้งสถาพรพาณิชย์, 169 หน้า. ISBN 974-577-878-8

โครงการวิจัยนี้ ศึกษาถึงการสร้างและทดสอบสมรรถนะเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนแบบฮีทไปป์ แยกส่วนระเหยและส่วนควบแน่นชนิดไหลครบวงจร เพื่อใช้ถ่ายเทความร้อนจากอากาศร้อนสู่อากาศเย็น เครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนที่สร้างขึ้น คัดแปลงจากหม้อน้ำรถยนต์ ขนาดกว้าง 60 เซนติเมตร สูง 40 เซนติเมตร มีท่อเป็นท่อแบบแบน จำนวน 118 แท่งวางเป็น 2 แถวในแนวเดียวกัน (in-line) ติดครีบบนแบบ multilouver fin จำนวน 2 แผง ต่อกันโดยท่อทองแดงขนาดเส้นผ่านศูนย์กลาง $1\frac{1}{8}$ นิ้ว ของไหลใช้งานเป็นน้ำบริสุทธิ์ สร้างเป็นฮีทไปป์โดยวิธีการค้ำร่วมกับการดูดสุญญากาศ

ในการทดสอบสมรรถนะโดยเปลี่ยนแปลงปริมาณของของไหลใช้งาน 40, 55, 70, และ 90 เปอร์เซ็นต์ของช่วงการระเหย พบว่า ที่ปริมาณของไหลใช้งาน 55-90 เปอร์เซ็นต์ จะให้สมรรถนะการทำงานของเครื่องดี นอกจากนี้ได้ทำการทดลองเปลี่ยนอุณหภูมิของของไหลร้อนขาเข้าที่ 50, 60, 70, 80, 90 และ 100 องศาเซลเซียส และเปลี่ยนอัตราไหลของอากาศทั้ง 2 สายในช่วง 2-6 เมตรต่อวินาที พบว่า ที่อัตราความเร็วสูง อัตราการถ่ายเทความร้อนจะสูงขึ้นด้วย อย่างไรก็ตามในการทดลองกับปริมาณของของไหลใช้งานต่างๆ พบว่า เมื่อถึงจุดหนึ่ง อัตราการถ่ายเทความร้อนจะไม่เพิ่มขึ้นและมีแนวโน้มว่าจะลดลง อัตราการไหลของอากาศในสายร้อนมีผลในการเปลี่ยนแปลงอัตราการถ่ายเทความร้อนสูงกว่าสายเย็น ค่าของ U ที่ปริมาณของไหลใช้งาน 90 เปอร์เซ็นต์ จะอยู่ในช่วง 27-63 วัตต์ต่อองศาเซลเซียส และอัตราการถ่ายเทความร้อนสูงสุดที่ความเร็วด้านร้อน 6 เมตรต่อวินาที ด้านเย็น 4 เมตรต่อวินาที จะได้เท่ากับ 27 กิโลวัตต์ต่ออุณหภูมิขาเข้าของลมร้อน 100 องศาเซลเซียส

ได้นำผลการทดลองมาหาความสัมพันธ์เพื่อใช้ในการคำนวณหาค่าสัมประสิทธิ์การถ่ายเทความร้อนรวมของเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนที่สร้างขึ้นในรูปแบบ $UA = cRe^{*b}(\Delta T)^{1/n}$ โดยค่าของ a, b และ c จะขึ้นกับปริมาณของของไหลใช้งานในแต่ละกรณี

ภาควิชา สหสาขาวิชาปิโตรเคมี-โพลีเมอร์
สาขาวิชา เทคโนโลยีปิโตรเคมี
ปีการศึกษา 2532

ลายมือชื่อนิสิต นสพ. กอบเกียรติพงษ์
ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษา วิวัฒน์ คัตตะพานิชกุล

พิมพ์ที่ศูนย์บริการข้อมูลวิทยานิพนธ์ภายในกรอบสี่เหลี่ยมเท่านั้น



PREECHA KOBKHERCHAIPONG : FABRICATION AND PERFORMANCE TEST OF LOW-TEMPERATURE HEAT-PIPE HEAT EXCHANGER. THESIS ADVISOR : ASSO. PROF. WIWUT TANTHAPANICHAKOON, Ph.D., MR. PICHAI TANGSATHAPORNPHANICH 169 PP. ISBN 974-577-878-8

The present research investigated the fabrication and performance test of a closed-loop heat pipe heat exchanger for gas-to-gas heat transfer. The heat pipe heat exchanger was fabricated from two car radiators which are 60 cm. in width and 40 cm. in length. Each car radiator contained 118 flat tubes arranged in 2 in-line rows with multilouver fins. To construct the heat pipe heat exchanger, both radiators are connected with 1³/₈-inch-in-diameter copper tubes and pure water is used as working fluid. The method of boiling the working fluid together with evacuation is used to make the heat pipe heat exchanger.

Performance tests are carried out at various fill ratios (40, 55, 70 and 90 percent of the evaporator heating area), various inlet temperatures of hot air (50, 60, 70, 80, 90 and 100 degrees Celcius) and various flow rates of both hot and cold streams (2-6 meter/sec). From the experiments, it was found that the fill ratio of 55-90 percent yielded very good heat transfer performance. Regarding the effect of flow rate, it was found that the higher the flow rate, the higher the heat transfer rate. The effect was stronger in the case of the flow rate of hot stream. But at low fill ratios, when the flow rate reached some point, the heat transfer rate did not increase but tended to decrease instead. Our experimental results for the case of 90 percent fill ratio, showed that the value of U ranged between 27-63 watt/m²-degree Celcius, and a maximum heat transfer was found at hot air velocity 6 meter/sec, cold air velocity 4 meter/sec and inlet hot air temperature 100 degree Celcius, yielding 27 kilowatt. In this case the value of U is 62.6 watt/m²-degree Celcius.

This work also determines the correlation for predicting the overall heat transfer coefficient of the fabricated heat exchanger in the form $UA = cRe^{*a}(\Delta T)_{in}^b$ where the constants a, b and c all depend on the prevailing fill ratio.

ภาควิชา สหสาขาวิชาปิโตรเคมี-โพลีเมอร์
สาขาวิชา เทคโนโลยีปิโตรเคมี
ปีการศึกษา 2532

ลายมือชื่อนิสิต 2537 กองห้องสมุด
ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษา 2537 วิชาเทคโนโลยีปิโตรเคมี



กิตติกรรมประกาศ

วิทยานิพนธ์ฉบับนี้ ผู้เขียนได้รับความกรุณาอย่างยิ่งจากรองศาสตราจารย์ ดร. วิวัฒน์ ตัณฑพานิชกุล อาจารย์ที่ปรึกษาวิทยานิพนธ์ ที่ได้กรุณาให้คำปรึกษา แนะนำแนวทางการวิจัยและให้ข้อคิดเห็นในการแก้ไขปัญหาต่างๆ ตลอดจนช่วยแก้ไข และเพิ่มเติมวิทยานิพนธ์ฉบับนี้ ตั้งแต่ต้นจนสำเร็จเป็นรูปเล่ม ผู้เขียนขอกราบขอบพระคุณเป็นอย่างสูง

ขอขอบพระคุณคณะกรรมการสอบวิทยานิพนธ์ ซึ่งประกอบด้วย รองศาสตราจารย์ ดร. ภัทรพรหม ประศาสน์สารกิจ ประธานกรรมการ, รองศาสตราจารย์ ดร. เกริกชัย สุภาภรณ์จที และอาจารย์ นิชัย ตั้งสถาพรพาณิชย์ ซึ่งได้ให้ข้อคิดเห็นที่เป็นประโยชน์ทำให้วิทยานิพนธ์ฉบับนี้มีความสมบูรณ์ยิ่งขึ้น

อนึ่ง งานวิจัยนี้ได้รับความสนับสนุนทางการเงินจาก สำนักงานคณะกรรมการวิจัยแห่งชาติ และทุนอุดหนุนการวิจัยจากบัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย ผู้เขียนจึงขอขอบคุณไว้ ณ ที่นี้ด้วย

สุดท้ายนี้ ผู้เขียนขอกราบขอบพระคุณบิดาและมารดา ที่เป็นกำลังใจมาโดยตลอด และขอขอบพระคุณอาจารย์และเพื่อนอีกหลายท่านที่ได้กล่าวนามไว้ ณ ที่นี้ ที่ได้ช่วยเหลือข้าพเจ้าโดยประการทั้งปวง

ศูนย์วิทยุทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย



สารบัญ

	หน้า
บทคัดย่อภาษาไทย.....	ง
บทคัดย่อภาษาอังกฤษ.....	จ
กิตติกรรมประกาศ.....	ฉ
สารบัญ.....	ช
สารบัญตาราง.....	ญ
สารบัญรูป.....	ฉ
บทที่	
1 บทนำ.....	1
1.1 วัตถุประสงค์ของการทดลอง.....	2
1.2 ขอบเขตของการวิจัย.....	3
1.3 ประโยชน์ที่คาดว่าจะได้รับ.....	3
1.4 ขั้นตอนในการดำเนินการวิจัย.....	3
1.5 ประวัติความเป็นมาของฮีทไปป์.....	4
1.6 ผลงานวิจัยในอดีตที่เกี่ยวข้องกับฮีทไปป์ที่จุฬาลงกรณ์มหา- วิทยาลัย.....	7
2 ความรู้พื้นฐานเกี่ยวกับการสร้างฮีทไปป์และการวิเคราะห์การ ทำงานของเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนแบบฮีทไปป์ไร้วิกค์.....	12
2.1 การเลือกของไหลใช้งาน.....	12
2.2 การเลือกวัสดุทำท่อฮีทไปป์ไร้วิกค์.....	18
2.3 การสร้างฮีทไปป์ไร้วิกค์.....	24
2.3.1 ส่วนประกอบของฮีทไปป์ไร้วิกค์.....	24
2.3.2 การทำความสะอาดส่วนประกอบต่างๆ.....	27
2.3.3 ขั้นตอนการประกอบฮีทไปป์.....	29
2.3.4 การเติมของไหลใช้งานและการทำสุญญากาศ... ..	30
2.4 การประเมินสมรรถภาพการทำงานของเครื่องแลกเปลี่ยน ความร้อนแบบฮีทไปป์.....	36

บทที่	หน้า	
2.4.1	วิธีการวิเคราะห์โดยอาศัยรูปจำลองการนำความร้อน.....	36
2.4.2	วิธีวิเคราะห์โดยอาศัย Effectiveness Number of Transfer Unit.....	46
3	อุปกรณ์การทดลองและวิธีการ.....	51
3.1	อุปกรณ์การทดลอง.....	51
3.1.1	เครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนแบบฮีทไปป์ ไร้วิกค์แบบไหลครบวงจร.....	51
3.1.2	ชุดทดสอบอุปกรณ์แลกเปลี่ยนความร้อนแบบฮีทไปป์ที่สร้างขึ้น.....	57
3.2	อุปกรณ์ที่ใช้ในการวัดและการปรับเทียบ.....	67
3.2.1	อุปกรณ์วัดอุณหภูมิ.....	67
3.2.2	การวัดความเร็วลม.....	74
3.3	ขั้นตอนการทำการทดลอง.....	76
3.3.1	การเติมของไหลใช้งาน.....	76
3.3.2	การทดสอบสมรรถนะของเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนแบบฮีทไปป์ที่สร้างขึ้น.....	78
3.4	การวิเคราะห์ข้อมูลที่ได้จากการทดลอง.....	78
4	ผลการทดลองและวิเคราะห์ผลการทดสอบสมรรถนะเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนที่สร้างขึ้น.....	79
4.1	เงื่อนไขที่ใช้ในการทดสอบสมรรถนะ.....	79
4.2	อัตราการถ่ายเทความร้อนของเครื่อง.....	80
4.2.1	ผลของตัวเลขเรย์โนลด์ต่ออัตราการถ่ายเทความร้อน.....	81
4.2.2	ผลของปริมาณของของไหลใช้งานต่ออัตราการถ่ายเทความร้อน.....	82
4.3	ผลที่อัตราการไหลของของไหลภายนอกมีต่อค่าสัมประสิทธิ์การถ่ายเทความร้อนรวม.....	82
4.4	ผลที่ผลต่างอุณหภูมิเชิงลอการิทึมมีต่อสมรรถนะการถ่ายเทความร้อน.....	83

4.4.1	ผลของผลต่างอุณหภูมิเชิงลอการิทึม (ΔT) _{ln} ต่อค่าอัตราการถ่ายเทความร้อนรวม.....	83
4.4.2	ผลที่ผลต่างอุณหภูมิเชิงลอการิทึมมีต่อค่า สัมประสิทธิ์การถ่ายเทความร้อนรวม.....	84
4.5	การเปรียบเทียบสมรรถนะของเครื่องแลกเปลี่ยน ความร้อนแบบฮีทไปป์ที่สร้างขึ้น.....	85
4.6	การหาสัมพันธภาพเพื่อใช้ทำนายค่าของสัมประสิทธิ์การ ถ่ายเทความร้อน.....	85
5	สรุปผลการวิจัย อุปสรรค และแนวทางวิจัยในอนาคต.....	116
	เอกสารอ้างอิง.....	118
ภาคผนวก		
	ภาคผนวก ก : ตัวอย่างการคำนวณ.....	123
	ภาคผนวก ข : ข้อมูลการทดลอง.....	130
	ภาคผนวก ค : โปรแกรมการคำนวณผลการทดลอง.....	166
	ประวัติผู้เขียน.....	169

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย



สารบัญตาราง

ตารางที่		หน้า
1.1	เอกสารวิจัยที่เกี่ยวกับฮีทไปป์ของต่างประเทศ.....	6
2.1	ช่วงอุณหภูมิใช้งานที่เหมาะสมของของไหลใช้งานชนิดต่างๆ.....	13
2.2	ค่าตัวเลขเมอริท (M) ที่จุดเดือดของของไหลใช้งานในช่วง อุณหภูมิระหว่าง -200 ถึง 1500 องศาเซลเซียส.....	17
2.3ก, ข	ตารางแสดงความเข้ากันได้ของวัสดุกับของไหลใช้งาน.....	20
2.4	ค่าของสัมประสิทธิ์ C_2 และ m ของสมการที่ 2.6 สำหรับคู่ของ วัสดุและของไหล.....	41
2.5	ค่าของสัมประสิทธิ์ $C_{2,2}$ สำหรับสมการที่ 2.8 ของคู่ระหว่าง ของเหลวกับพื้นผิววัสดุ.....	44
4.1	เงื่อนไขที่ใช้ในการทดลองสมรรถนะเครื่องแลกเปลี่ยน ความร้อนแบบฮีทไปป์ชนิดครบวงจร.....	79
4.2	สัมประสิทธิ์การถ่ายเทความร้อนรวมโดยประมาณสำหรับเครื่อง แลกเปลี่ยนความร้อนชนิดต่างๆในกรณีถ่ายเทความร้อนจากอากาศ สู่อากาศที่ความดัน 1 บาร์.....	86
4.3	สรุปค่าของความชันของความสัมพันธ์ระหว่างผลต่างอุณหภูมิเชิง ลอการิทึมกับอัตราการถ่ายเทความร้อนและสัมประสิทธิ์การถ่ายเท ความร้อนรวม.....	87
4.4	ค่าความชันและจุดตัดแกนของความสัมพันธ์ $\log Re^*$ กับ $\log(UA/(\Delta T)_{lm})$ สำหรับกรณีปริมาณของไหลใช้งานต่างๆ... ..	87
4.5	ค่าของค่าคงที่ a, b และ c ของสมการที่ 4.5 สำหรับ ปริมาณของไหลใช้งานต่างๆ.....	110



สารบัญรูป

รูปที่		หน้า
1.1	ฮีทไปป์และฮีทไปป์ไว้วิกค์ (เทอร์โมไซฟอน).....	5
1.2	เครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนแบบฮีทไปป์.....	6
2.1	ความดันไอที่อุณหภูมิต่างๆของของไหลใช้งาน.....	15
2.2	ค่าตัวเลขเมอริทของของไหลใช้งานที่อุณหภูมิจุดเดือด.....	17
2.3	ความหนาแน่นของวัสดุที่ใช้ทำท่อชนิดต่างๆ.....	21
2.4	ความสัมพันธ์ระหว่าง (ρ/f_u) กับอุณหภูมิ.....	22
2.5	ค่า (kf_u) ที่อุณหภูมิการใช้งานต่างๆของวัสดุ.....	23
2.6	ส่วนประกอบต่างๆของฮีทไปป์ทั่วไป.....	24
2.7	วิธีเชื่อมต่อหมวกปิดท่อแบบต่างๆ.....	25
2.8	แผนผังขั้นตอนการสร้างฮีทไปป์.....	26
2.9	วิธีผลิตฮีทไปป์แบบให้ความร้อนโดยตรง.....	31
2.10	วิธีผลิตฮีทไปป์แบบใช้ออxygen.....	31
2.11	ขั้นตอนการสร้างฮีทไปป์โดยใช้ป้อนสุญญากาศแบบที่ 1.....	32
2.12	ระบบการผลิตฮีทไปป์โดยใช้ป้อนสุญญากาศแบบที่ 1.....	33
2.13	ระบบการผลิตฮีทไปป์โดยใช้ป้อนสุญญากาศแบบที่ 2.....	34
2.14	แบบจำลองการส่งผ่านความร้อนโดยการนำ.....	37
2.15	Correction factor C_u ของสมการที่ 2.7.....	41
2.16	แบบจำลองการส่งผ่านความร้อนแบบ Liquid-Coupled Indirect type.....	48
3.1	ไดอะแกรมแสดงชุดทดสอบสมรรถนะของเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนแบบฮีทไปป์.....	52
3.2	ภาพแสดงลักษณะการประกอบท่อและครีปเข้าด้วยกันของหม้อน้ำารถยนต์ที่นำมาใช้.....	53
3.3	ภาพของ Multilouver Fin.....	53
3.4	ภาพของหม้อน้ำารถยนต์ก่อนการตัดแปลง.....	54
3.5	ภาพของหม้อน้ำารถยนต์หลังการตัดแปลง.....	55

รูปที่	หน้า
3.6	ภาพติดตั้งแผงฮีทไปป์ด้านการระเหยเข้ากับแผงฮีทไปป์ ด้านการควบแน่น..... 56
3.7	พัฒนาที่ใช้สำหรับลมร้อนด้านการระเหย..... 57
3.8	พัฒนาที่ใช้สำหรับลมเย็นด้านการควบแน่น..... 58
3.9	ไดอะแกรมแสดงภาพของเตาเผา..... 59
3.10	ภาพของเตาเผาอากาศ..... 60
3.11	ไดอะแกรมแสดงระบบทำสุญญากาศ..... 60
3.12	ภาพของระบบทำสุญญากาศ..... 61
3.13	ภาพของวาล์วผีเสื้อที่ใช้ในระบบทดสอบสมรรถนะ..... 62
3.14	ตัวควบคุมความดันชนิดปรับได้และวาล์วปิด-เปิดอัตโนมัติ ซึ่งควบคุมโดยตัวควบคุมอุณหภูมิ..... 64
3.15	หัวเผาและ Pilot burner..... 65
3.16	แผงควบคุมและแสดงผลของอุณหภูมิที่จุดต่างๆของระบบทดสอบ... 66
3.17	ไดอะแกรมแสดงการต่อเทอร์โมไฟล์..... 68
3.18	ไดอะแกรมแสดงการปรับเทียบ..... 69
3.19	ภาพการปรับเทียบ..... 69
3.20	กราฟแสดงผลของการปรับเทียบเทอร์โมไฟล์ชุด A ซึ่งใช้กับ ทางด้านร้อน..... 71
3.21	กราฟแสดงผลของการปรับเทียบเทอร์โมไฟล์ชุด B ซึ่งใช้กับ ทางด้านเย็น..... 72
3.22	ภาพแสดงชุดการติดตั้งชุดเทอร์โมไฟล์ภายในท่อ..... 73
3.23	ภาพแสดงชุดการติดตั้งชุดเทอร์โมไฟล์ภายนอกท่อ..... 73
3.24	ไดอะแกรมแสดงการปรับเทียบมาโนมิเตอร์เพื่อใช้ในการ วัดความเร็วลม..... 74
3.25	กราฟแสดงการปรับเทียบมาโนมิเตอร์ด้านการระเหย..... 75
3.26	กราฟแสดงการปรับเทียบมาโนมิเตอร์ด้านการควบแน่น..... 75
3.27	ภาพของมาโนมิเตอร์เพื่อใช้วัดความเร็วลม..... 76
4.1	ความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการถ่ายเทความร้อนเฉลี่ยกับตัวเลข เรย์โนลด์ด้านร้อนที่ปริมาณของไหลใช้งาน 40 เปอร์เซ็นต์..... 88

รูปที่	หน้า
4.17	ความสัมพันธ์ระหว่างสัมประสิทธิ์การถ่ายเทความร้อนรวมกับผลต่างอุณหภูมิเชิงลอการิทึมที่มีปริมาณของไหลใช้งาน 70 เปอร์เซ็นต์.. 104
4.18	ความสัมพันธ์ระหว่างสัมประสิทธิ์การถ่ายเทความร้อนรวมกับผลต่างอุณหภูมิเชิงลอการิทึมที่มีปริมาณของไหลใช้งาน 90 เปอร์เซ็นต์.. 105
4.19	ความสัมพันธ์ระหว่าง $UA/(T)_m$ กับ Re^* ที่มีปริมาณของไหลใช้งาน 40 เปอร์เซ็นต์..... 106
4.20	ความสัมพันธ์ระหว่าง $UA/(T)_m$ กับ Re^* ที่มีปริมาณของไหลใช้งาน 55 เปอร์เซ็นต์..... 107
4.21	ความสัมพันธ์ระหว่าง $UA/(T)_m$ กับ Re^* ที่มีปริมาณของไหลใช้งาน 70 เปอร์เซ็นต์..... 108
4.22	ความสัมพันธ์ระหว่าง $UA/(T)_m$ กับ Re^* ที่มีปริมาณของไหลใช้งาน 90 เปอร์เซ็นต์..... 109
4.23	ความสัมพันธ์ระหว่างค่าคงที่ a, b และ c ของสมการที่ 4.5 กับปริมาณของของไหลใช้งาน..... 110
4.24	เปรียบเทียบค่า UA_{exp} กับ UA ที่ได้จากการคำนวณที่มีปริมาณของไหลใช้งาน 40 เปอร์เซ็นต์..... 112
4.25	เปรียบเทียบค่า UA_{exp} กับ UA ที่ได้จากการคำนวณที่มีปริมาณของไหลใช้งาน 55 เปอร์เซ็นต์..... 113
4.26	เปรียบเทียบค่า UA_{exp} กับ UA ที่ได้จากการคำนวณที่มีปริมาณของไหลใช้งาน 70 เปอร์เซ็นต์..... 114
4.27	เปรียบเทียบค่า UA_{exp} กับ UA ที่ได้จากการคำนวณที่มีปริมาณของไหลใช้งาน 90 เปอร์เซ็นต์..... 115