

การทดสอบสมรรถนะของเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อน แบบคอยล์ ดูบ  
เทอร์โมไซฟอน สำหรับนำพลังงานกลับคืนระหว่างอากาศกับอากาศ

นายวีระชาติ นามพรหม



วิทยานิพนธ์นี้เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาวิศวกรรมศาสตรมหาบัณฑิต

ภาควิชาวิศวกรรมเคมี

บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

พ.ศ. 2535

ISBN 974-582-166-7

ลิขสิทธิ์ของบัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

019285

117162634

PERFORMANCE TEST OF A COIL-LOOP THERMOSIPHON  
HEAT EXCHANGER FOR AIR-TO-AIR ENERGY RECOVERY



MR. WERACHATI NAMPROHM

A Thesis Submitted in Partial Fulfillment of the Requirements  
for the Degree of Master of Engineering  
Department of Chemical Engineering  
Graduate School  
Chulalongkorn University

1992

ISBN 974-582-166-7

หัวข้อวิทยานิพนธ์

การทดสอบสมรรถนะของเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนแบบ  
คอยล์ ลูป เทอร์โมไซฟอน สำหรับนำพลังงานกลับคืน  
ระหว่างอากาศกับอากาศ

โดย

นาย วีรชาติ นามพรหม

ภาควิชา

วิศวกรรมเคมี

อาจารย์ที่ปรึกษา

รองศาสตราจารย์ ดร.วิวัฒน์ ตัณฑะพานิชกุล

อาจารย์ที่ปรึกษาร่วม

อาจารย์ พิชัย ตั้งสถาพรพาณิชย์



บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย อนุมัติให้บัณฑิตวิทยาลัยนี้เป็นส่วน  
หนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาโทบัณฑิต

*[Signature]*  
..... คณบดีบัณฑิตวิทยาลัย  
(ศาสตราจารย์ ดร. ถาวร วัชรากัย)

คณะกรรมการสอบวิทยานิพนธ์

*[Signature]*  
..... ประธานกรรมการ  
(ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร. ศศิธร บุญ-หลง)

*[Signature]*  
..... อาจารย์ที่ปรึกษา  
(รองศาสตราจารย์ ดร.วิวัฒน์ ตัณฑะพานิชกุล)

*[Signature]*  
..... อาจารย์ที่ปรึกษาร่วม  
(อาจารย์ พิชัย ตั้งสถาพรพาณิชย์)

*[Signature]*  
..... กรรมการ  
(อาจารย์ ดร. มนต์วี วงศ์ศรี)

วีรชาติ นามพรหม : การทดสอบสมรรถนะของเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อน แบบคอยล์ ลูป เทอร์โมไซฟอน สำหรับนำพลังงานกลับคืนระหว่างอากาศกับอากาศ  
(PERFORMANCE TEST OF A COIL-LOOP THERMOSIPHON HEAT EXCHANGER FOR AIR-TO-AIR ENERGY RECOVERY)  
อ.ที่ปรึกษา: รศ.ดร.วิวัฒน์ ตันตะพานิชกุล, นายพิชัย ตั้งสถาพรพาณิชย์  
133 หน้า. ISBN 974-582-166-7



การศึกษาทดลองสมรรถนะของเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อน แบบคอยล์ ลูป เทอร์โมไซฟอนระหว่างอากาศ กับอากาศ โดยใช้ฟรอน 22 เป็นของไหลใช้งาน ในเทอมของอัตราการถ่ายเทความร้อนและประสิทธิผล เครื่องแลกเปลี่ยนความร้อน ประกอบด้วยคอยล์ระเหยและคอยล์ควบแน่นที่มีขนาด 60x40 ตร.ซม. แต่ละคอยล์ ประกอบด้วยท่อทองแดงขนาด 3/8 นิ้ว (ผิวในเป็นเกลียว) จำนวน 4 แถว ติดครีบอลูมิเนียม 13 ครีบค่อนี้ พบว่าค่าดัชนีสมรรถนะทั้งสองนี้ขึ้นอยู่กับ ปริมาณบรรจุของของไหลใช้งานเมื่อปริมาณยังมีน้อย แต่เมื่อเพิ่ม ปริมาณบรรจุของของไหลใช้งานถึงช่วงที่เหมาะสมแล้วจะค่อนข้างคงที่ นอกจากนี้ค่าทั้งสองจะเพิ่มขึ้นตามผลต่างอุณหภูมิระหว่างลมร้อนและลมเย็น อัตราการถ่ายเท ความร้อนจะเพิ่มขึ้นเมื่อเพิ่มอัตราการไหลของของไหลร้อนและเย็น แต่ประสิทธิผลจะลดลงเมื่ออัตรา การไหลเพิ่มขึ้น

เมื่อนำข้อมูลที่ได้จากการทดลองไปสร้างสหสัมพันธ์โดยอาศัยสองวิธีคือวิธี least squares กับวิธีแบบจำลองการนำความร้อน พบว่าวิธีแรกให้สหสัมพันธ์ของสัมประสิทธิ์การถ่ายเทความร้อนรวมเป็นฟังก์ชันของตัวเลขเรย์โนลด์ ด้านสายเย็น และอัตราส่วนระหว่างตัวเลขเรย์โนลด์ด้านสายร้อนต่อตัวเลขเรย์โนลด์ด้านสายเย็น ส่วนวิธีที่สองให้ค่า  $B = 0.025$ ,  $m = 1.35$  และ  $C_{Sf} = 0.0054$

นอกจากนี้ยังได้ศึกษาการเกิดปรากฏการณ์ฮีลเทอริซิสของค่าประสิทธิผล เมื่อเพิ่มและลดผลต่างอุณหภูมิระหว่างลมร้อนและลมเย็นในช่วงศูนย์ถึง  $20^{\circ}\text{C}$  โดยทำการทดลองที่ความเร็วลมผิวหน้า 1.3 เมตร/วินาที จากความสัมพันธ์ระหว่างประสิทธิผล กับผลต่างอุณหภูมิดังกล่าว อาจสรุปได้ว่าการเดือดของฟรอน 22 จะไม่เริ่มจนกว่าผลต่างอุณหภูมิเพิ่มค่าเท่ากับ  $4^{\circ}\text{C}$  อย่างไรก็ตามเมื่อเริ่มเดือดแล้วการเดือดจะไม่สามารถดับหายอย่างสมบูรณ์จนกระทั่งผลต่างอุณหภูมิลดค่าต่ำกว่า  $1^{\circ}\text{C}$

สุดท้ายได้พัฒนาโปรแกรมคอมพิวเตอร์ สำหรับออกแบบเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนแบบ คอยล์ ลูปเทอร์โมไซฟอนระหว่างอากาศกับอากาศ โดยอาศัยสหสัมพันธ์ที่ได้ข้างต้น พบว่าถ้าใช้สหสัมพันธ์ จากวิธี least squares ในการออกแบบเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนจะต้องคูณด้วย safety factor 10 % แต่ถ้าใช้สหสัมพันธ์จากวิธีแบบจำลองการนำความร้อนจะต้องคูณด้วย safety factor 50%

ภาควิชา ..... วิศวกรรมเคมี  
สาขาวิชา ..... วิศวกรรมเคมี  
ปีการศึกษา ..... 2535

ลายมือชื่อนิสิต .....  
ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษา .....  
ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษาร่วม .....

ศูนย์วิทยทรัพยากร  
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย



## C216208: MAJOR CHEMICAL ENGINEERING

KEY WORD: HEAT PIPE/HEAT EXCHANGER/THERMOSIPHON/WICKLESS/COIL-LOOP  
WERACHATI NAMPROHM : PERFORMANCE TEST OF A COIL-LOOP THERMOSIPHON  
HEAT EXCHANGER FOR AIR-TO-AIR ENERGY RECOVERY. THESIS ADVISOR :  
ASSO. PROF. WIWUT TANTHAPANICHAKOON, Ph.D., MR.PICHAJ  
TANGSATHAPORN PANICH, 133 pp. ISBN 974-582-166-7.

An experimental study of the performance of a coil-loop thermosiphon air-to-air heat exchanger, utilizing Freon 22 as the working fluid, has been carried out in terms of rate of heat transfer and the effectiveness. The heat exchanger consisted of an evaporator coil and a condenser coil. Each coil had cross-sectional area of 60x40 sq.cm., 3/8 inch (inner grooved) copper tubes with aluminium fins at 13 fins/inch set out as 4 separate loops. It was found that these two performance indices depended on the quantity of working fluid, when the fill ratio was still low, but when the fill ratio reached to the appropriate level these two indices were more or less constant. These two indices also increased with temperature difference between the hot and cold streams. The rate of heat transfer increased with the air flow rate as well. In contrast, the effectiveness decreased as the air flow rates increased. The data obtained were used to construct two correlations based upon the least squares method and a heat conductance model. The first method revealed the overall heat transfer coefficient to be a function of the cold-stream Reynolds number and the ratio of the hot-stream to the cold-stream Reynolds number. In the second method, the parameters were found as follows:  $B=0.025$ ,  $m=1.35$  and  $C_{sr}=0.0054$ .

Besides, the hysteresis phenomenon between the effectiveness and the temperature difference between the hot and cold streams in the range of zero to 20 °C was studied experimentally at air face velocity 1.3 m/s. From the obtained relationship between the effectiveness and the temperature difference, it may be concluded that boiling of Freon 22 was not initiated until a temperature difference of 4 °C was reached. However, once initiated, boiling did not completely disappear until the temperature difference dropped below 1 °C.

Finally, a computer program for designing the air-to-air coil-loop thermosiphon heat exchanger has been developed using the correlations obtained above. It was found that a safety factor of 10 % should be used the correlation obtained by the least squares method was used to design the heat exchanger, whereas a safety factor of 50 % should be used if the correlation obtained using the heat conductance model was used.

ภาควิชา.....วิศวกรรมเคมี.....

สาขาวิชา.....วิศวกรรมเคมี.....

ปีการศึกษา..... 2535.....

ลายมือชื่อนิสิต..... *Werachati Namprohm*.....

ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษา..... *Dr. W. Tanthapanichakoon*.....

ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษาร่วม..... *Dr. Pichai Tangsathapornpanich*.....

## กิตติกรรมประกาศ



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

ขอขอบพระคุณคณะกรรมการสอบวิทยานิพนธ์ ซึ่งประกอบด้วย ผศ.ดร. ศศิธร บุญ-หลง ประธานกรรมการ, อาจารย์ ดร.มนตรี วงศ์ศรี และ อาจารย์ พิชัย ตั้งสถาพรพาณิชย์ ซึ่งให้ได้ข้อคิดเห็นที่เป็นประโยชน์ทำให้วิทยานิพนธ์ฉบับนี้มีความสมบูรณ์ยิ่งขึ้น

ขอขอบคุณ คุณปรีชา กอบแก้วชัยพงษ์ ที่ได้ให้ข้อคิดเห็นและข้อเสนอแนะที่เป็นประโยชน์ต่อการวิจัย และขอขอบคุณ บริษัท ยูนิแพ็บ อีควิเมนต์ จำกัด และ บริษัท ไต่กินอินดัสทรีส์ (ประเทศไทย) จำกัด ที่ได้อนุญาตไปเยี่ยมชมกระบวนการผลิตหน่วยแพนคอยล์ กับหน่วยคอนเดนซิ่งของโรงงาน

อนึ่ง งานวิจัยนี้ได้รับความสนับสนุนทางเครื่องมืออุปกรณ์จากโครงการวิจัย การพัฒนา สร้างและประยุกต์อุปกรณ์ฮีทปั๊มในระดับอุตสาหกรรม ของสำนักงานคณะกรรมการวิจัยแห่งชาติและจากทุนอุดหนุนการวิจัยบัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

สุดท้ายนี้ ผู้เขียนขอกราบขอบพระคุณบิดาและมารดา ที่เป็นกำลังใจมาโดยตลอด และขอขอบพระคุณอาจารย์และเพื่อนอีกหลายท่านที่ไม่ได้กล่าวชื่อนามในครั้ง นี้ ที่ได้ช่วยเหลือและให้คำแนะนำในการทำวิจัยนี้



## สารบัญ

บทคัดย่อภาษาไทย.....	ง
บทคัดย่อภาษาอังกฤษ.....	จ
กิตติกรรมประกาศ.....	ฉ
สารบัญตาราง.....	ญ
สารบัญภาพ.....	ฉ
คำอธิบายสัญลักษณ์.....	ท

## บทที่

### 1. บทนำ

1.1 ความสำคัญและที่มาของการวิจัย.....	1
1.2 วัตถุประสงค์ของงานวิจัย. ....	1
1.3 ขอบเขตของงานวิจัย.....	2
1.4 แนวทางนำพลังงานกลับคืนระหว่างอากาศกับอากาศ.....	3

### 2. ผลงานวิจัยในอดีต.....

5

### 3. ความรู้พื้นฐานเกี่ยวกับเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนแบบเทอร์โมไครโฟน

3.1 หลักการทำงาน.....	17
3.2 เทอร์โมไครโฟนแบบปิดผนึกท่อ.....	19
3.3 เทอร์โมไครโฟน แบบ คอยล์ลูป.....	20

### 4. อุปกรณ์การทดลองและขั้นตอน

4.1 อุปกรณ์การทดลอง.....	23
4.2 ขั้นตอนการทดลอง.....	34



4.3	การวิเคราะห์ข้อมูลที่ได้จากการทดลอง.....	35
5.	ผลการทดลอง และวิเคราะห์ผลการทดสอบสมรรถนะ	
5.1	เงื่อนไขที่ใช้ในการทดสอบ.....	44
5.2	อัตราการถ่ายเทความร้อนของเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อน.	45
5.2.1	อิทธิพลของความเร็ว.....	45
5.2.2	อิทธิพลของผลต่างอุณหภูมิของของไหล.....	46
5.2.3	อิทธิพลของปริมาณของไหลใช้งาน.....	46
5.3	ประสิทธิภาพของเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อน.....	48
5.3.1	อิทธิพลของความเร็ว.....	55
5.3.2	อิทธิพลของความแตกต่างอุณหภูมิ.....	55
5.3.3	อิทธิพลของปริมาณของไหลใช้งาน.....	55
5.4	ฮีสเทอริซิสในเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนแบบคอยล์ ลูป เทอร์โมไซฟอน.....	66
5.5	สหสัมพันธ์ที่ได้จากการทดลองละเอียดของเครื่องแลกเปลี่ยน ความร้อนแบบคอยล์ ลูป เทอร์โมไซฟอน.....	72
5.6	การเปรียบเทียบสมรรถนะของเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อน แบบคอยล์ ลูป เทอร์โมไซฟอนกับเครื่องแลกเปลี่ยนความ ร้อนชนิดอื่น.....	81
6.	การออกแบบเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนแบบ คอยล์ ลูป เทอร์โมไซฟอน	
6.1	ขั้นตอนการออกแบบ.....	84
6.2	ตัวอย่างการคำนวณ.....	85
7.	การพัฒนาโปรแกรมคอมพิวเตอร์ สำหรับการออกแบบและคำนวณ.....	92



8. สรุปและข้อเสนอแนะ	
8.1 สรุป.....	100
8.2 ข้อเสนอแนะ.....	100
รายการอ้างอิง.....	101
ภาคผนวก	
ก. ตัวอย่างการคำนวณหาอัตราการถ่ายเทความร้อน.....	106
ข. ตัวอย่างการคำนวณประสิทธิภาพ.....	110
ค. การคำนวณหาความต้านทานความร้อน.....	112
ง. กราฟเทียบความเร็ว.....	119
จ. คุณสมบัติของสาร	
จ.1 คุณสมบัติของอากาศ.....	121
จ.2 คุณสมบัติของฟร็อน 22 .....	122
ฉ. โปรแกรมคอมพิวเตอร์.....	123
ชีวประวัติ .....	133

ศูนย์วิทยทรัพยากร  
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

สารบัญตาราง



ตารางที่

5.1	เงื่อนไขที่ใช้ในการทดสอบ.....	45
5.2	สัมประสิทธิ์การถ่ายเทความร้อนรวมโดยประมาณสำหรับเครื่อง แลกเปลี่ยนความร้อน.....	82
6.1	ผลการคำนวณออกแบบเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อน.....	91



ศูนย์วิทยทรัพยากร  
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

สารบัญภาพ



รูปที่

3.1	เทอร์โมไซฟอน(ฮีทไปป์ไว้วิกค์).....	19
3.2	เครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนแบบเทอร์โมไซฟอนท่อบิดฉนวน.....	19
3.3	เครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนแบบคอยล์ ลูบ เทอร์โมไซฟอน.....	21
3.4	คอยล์ ลูบ เทอร์โมไซฟอน หลายๆอันที่ต่อเรียงกัน.....	22
4.1	ไดอะแกรมการไหลและเครื่องมือวัด.....	24
4.2	คอยล์ระเหยและคอยล์ควบแน่น.....	25
4.3	พีดลมด้านร้อน.....	26
4.4	พีดลมด้านเย็น.....	27
4.5	ระบบเครื่องปรับอากาศ.....	29
4.6	ฮีตเตอร์และกล่องฮีตเตอร์.....	30
4.7	ฮีตไวร์แอนนีโมมิเตอร์.....	31
4.8	มานอมิเตอร์.....	32
4.9	ชุดทดสอบสมรรถนะของเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนแบบคอยล์ ลูบ เทอร์โมไซฟอน.....	33
4.10	เครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนแบบคอยล์ ลูบ เทอร์โมไซฟอน หลังต่อท่อไอระเหยและท่อของเหลวควบแน่นไหลกลับ.....	33
4.11	ค่าประสิทธิภาพ.....	37
4.12	แบบจำลองทางทฤษฎี.....	38
5.1	การควบแน่นของไอฟรียอน 22 บนผิวเย็นในกรณีที่มีก๊าซที่ไม่ควบแน่นอยู่ในระบบ.....	48
5.2	อิทธิพลของตัวเลขเรย์โนลด์และ $Re^*$ ต่อสมรรถนะ (U) ของเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อน(กรณีปริมาณของไหลใช้งาน 89 % ).....	49



5.3	อิทธิพลของผลต่างอุณหภูมิรวมต่อสมรรถนะ (UA) ของเครื่อง แลกเปลี่ยนความร้อน (กรณีปริมาณของไหลใช้งาน 89 %).....	50
5.4	อิทธิพลของปริมาณของไหลใช้งานต่อสมรรถนะ (UA) ของเครื่อง แลกเปลี่ยนความร้อน (กรณีความเร็วผิวหน้า 0.5 m/s).....	51
5.5	อิทธิพลของปริมาณของไหลใช้งานต่อสมรรถนะ (UA) ของเครื่อง แลกเปลี่ยนความร้อน (กรณีความเร็วผิวหน้า 0.7 m/s).....	52
5.6	อิทธิพลของปริมาณของไหลใช้งานต่อสมรรถนะ (UA) ของเครื่อง แลกเปลี่ยนความร้อน (กรณีความเร็วผิวหน้า 1 m/s).....	53
5.7	อิทธิพลของปริมาณของไหลใช้งานต่อสมรรถนะ (UA) ของเครื่อง แลกเปลี่ยนความร้อน (กรณีความเร็วผิวหน้า 1.2 m/s).....	54
5.8	ความสัมพันธ์ระหว่างค่าประสิทธิผลกับความเร็วผิวหน้า (กรณีปริมาณของไหลใช้งาน 89%).....	56
5.9	ความสัมพันธ์ระหว่างค่าประสิทธิผลกับความเร็วผิวหน้า (กรณีปริมาณของไหลใช้งาน 113 %).....	57
5.10	ความสัมพันธ์ระหว่างค่าประสิทธิผลกับผลต่างอุณหภูมิรวม (กรณีความเร็วผิวหน้า 0.5 m/s).....	58
5.11	ความสัมพันธ์ระหว่างค่าประสิทธิผลกับผลต่างอุณหภูมิรวม (กรณีความเร็วผิวหน้า 0.7 m/s).....	59
5.12	ความสัมพันธ์ระหว่างค่าประสิทธิผลกับผลต่างอุณหภูมิรวม (กรณีความเร็วผิวหน้า 1 m/s).....	60
5.13	ความสัมพันธ์ระหว่างค่าประสิทธิผลกับผลต่างอุณหภูมิรวม (กรณีความเร็วผิวหน้า 1.2 m/s).....	61
5.14	ความสัมพันธ์ระหว่างค่าประสิทธิผลกับปริมาณของไหลใช้งาน (กรณีความเร็วผิวหน้า 0.5 m/s).....	62
5.15	ความสัมพันธ์ระหว่างค่าประสิทธิผลกับปริมาณของไหลใช้งาน (กรณีความเร็วผิวหน้า 0.7 m/s).....	63

5.16	ความสัมพันธ์ระหว่างค่าประสิทธิผลกับปริมาณของไหลใช้งาน (กรณีความเร็วผิวหน้า 1 m/s).....	64
5.17	ความสัมพันธ์ระหว่างค่าประสิทธิผลกับปริมาณของไหลใช้งาน (กรณีความเร็วผิวหน้า 1.2 m/s).....	65
5.18	ปรากฏการณ์ฮีสเทอรีซิสที่ปริมาณของไหลใช้งาน 89 % (ความเร็วผิวหน้า 1.3 m/s).....	68
5.19	การเปรียบเทียบปรากฏการณ์ฮีสเทอรีซิสระหว่างของไหลใช้งาน ต่างชนิด [ฟร็อน 22 (ปริมาณของไหลใช้งาน 89 %) กับ ฟร็อน 11 (ปริมาณของไหลใช้งาน 89 %) ที่ความเร็ว ผิวหน้า 1.3 m/s].....	69
5.20	การเปรียบเทียบผลการวิเคราะห์ด้วยวิธี least squares กับผลการทดลอง (ปริมาณของไหลใช้งาน 89 %).....	76
5.21	การเปรียบเทียบผลการวิเคราะห์ด้วยวิธีแบบจำลองการ นำความร้อนกับผลการทดลอง (ปริมาณของไหลใช้งาน 89 %)..	77
5.22	การเปรียบเทียบผลการวิเคราะห์ของนักวิจัยต่างกลุ่มกับ ผลการทดลองในขั้น (ปริมาณของไหลใช้งาน 89 %).....	78
5.23	อิทธิพลของ $Re^*$ เมื่อให้ $Re_c$ คงที่ โดยเปรียบเทียบผลการ ทดลองกับผลการวิเคราะห์ (ปริมาณของไหลใช้งาน 89 %)....	79
5.24	อิทธิพลของ $Re^*$ เมื่อให้ $Re_n$ คงที่ โดยเปรียบเทียบผลการ ทดลองกับผลการวิเคราะห์ (ปริมาณของไหลใช้งาน 89 %)....	80
7.1	algorithm ของโปรแกรม 1.....	95
7.2	algorithm ของโปรแกรม 2.....	97

## คำอธิบายสัญลักษณ์



A	พื้นที่ถ่ายเทความร้อน
$A_{min}$	พื้นที่หน้าตัดที่น้อยที่สุดของไหลไหลผ่าน
D	เส้นผ่านศูนย์กลางท่อ
$C_p$	ความร้อนจำเพาะ
$C_{sf}$	ค่าคงที่ในสมการ Rohsenow
g	ความเร่งภายใต้แรงโน้มถ่วง
$g_c$	ตัวแปรหน่วย
H	ความยาวท่อ
h	สัมประสิทธิ์การถ่ายเทความร้อน
$h_{fs}$	ความร้อนแฝงของการระเหย
k	ความนำความร้อน
$l_f$	ความยาวของครีป
$N_T$	จำนวนท่อทั้งหมด
$N_r$	จำนวนแถว
$N_p$	จำนวนท่อในแถวแรก
Nu	ตัวเลขนัสเซลท์ (Nusselt number)
Pr	ตัวเลขพรานด์ตล์ (Prandlt number)
$\Delta P$	ความดันลด
$S_L$	Longitudinal pitch
$S_D$	Diagonal pitch
$S_T$	Transverse pitch
q	อัตราการถ่ายเทความร้อนต่อพื้นที่
Q	อัตราการถ่ายเทความร้อนรวม
Re	ตัวเลขเรย์โนลด์ (Reynold number)
$Re^*$	สัดส่วนตัวเลขเรย์โนลด์ ( $Re_n/Re_c$ )



$r_u$	รัศมีของท่อประสิทธิผล
R	ความต้านทานความร้อน
St	ตัวเลขสแตนต์ตัน (Stanton number)
T	อุณหภูมิ
$(\Delta T)_{lm}$	ผลต่างอุณหภูมิเฉลี่ยเชิงลอการิทึม
U	สัมประสิทธิ์การถ่ายเทความร้อนรวม
W	อัตราการไหล
$\epsilon$	ประสิทธิผล
$\mu$	ความหนืด
$\rho$	ความหนาแน่น
$\sigma$	แรงตึงผิว
$\delta$	ความหนา
$\eta$	ประสิทธิภาพ

#### สัญลักษณ์ตัวห้อย

c	ด้านเย็น
h	ด้านร้อน
wci	ผนังภายในด้านเย็น
wco	ผนังภายนอกด้านเย็น
whi	ผนังภายในด้านร้อน
who	ผนังภายนอกด้านร้อน
hi	สายร้อนเข้า
ho	สายร้อนออก
ci	สายเย็นเข้า
co	สายเย็นออก
i	ด้านนอก

o ด้านใน  
p ฮีทไปป์แท่งเดียว  
l ของเหลว  
f ครีบ  
b ท่อที่ไม่ได้ติดครีบ  
max สูงสุด  
min ต่ำสุด



ศูนย์วิทยทรัพยากร  
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย