

### บทที่ 3

## อุปกรณ์และขั้นตอนการพัฒนาโปรแกรม

### อุปกรณ์ในการพัฒนาและทดสอบโปรแกรม

#### 1. เครื่องไมโครคอมพิวเตอร์ ประกอบด้วย

- หน่วยประมวลผล (CPU) 486DX2-66 MHZ
- หน่วยความจำ 12 เมกะไบต์
- หน่วยแสดงผล จอภาพ 14 นิ้ว ใช้การ์ดแสดงผล Super VGA

#### 2. ระบบปฏิบัติการ MS-DOS\* 6.2 และสภาวะแวดล้อม Microsoft Windows\* 3.11 Thai

Edition

#### 3. ซอฟต์แวร์ที่ใช้ในการพัฒนาโปรแกรม

- Microsoft Visual Basic\* 4.0 Version 16-bit ใช้เขียนโปรแกรม
- Microsoft Access\* 2.0 ใช้สร้างฐานข้อมูล

#### 4. โปรแกรม SimSci HEXTRAN\*\* Version 6.0 ใช้คำนวณเปรียบเทียบผลที่ได้จาก

โปรแกรม ในส่วนการออกแบบเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนแบบเซลล์และท่อ

- หมายเหตุ
- \* MS-DOS เป็นเครื่องหมายการค้าของ Microsoft Corporation
  - \* Microsoft Windows เป็นเครื่องหมายการค้าของ Microsoft Corporation
  - \* Microsoft Visual Basic เป็นเครื่องหมายการค้าของ Microsoft Corporation
  - \* Microsoft Access เป็นเครื่องหมายการค้าของ Microsoft Corporation
  - \*\* SimSci HEXTRAN เป็นเครื่องหมายการค้าของ Simulation Sciences Inc.

### ขั้นตอนการพัฒนาโปรแกรม

การพัฒนาโปรแกรมคอมพิวเตอร์ ระบบผู้เชี่ยวชาญสำหรับการเลือกและการออกแบบเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อน แบ่งขั้นตอนได้ดังนี้

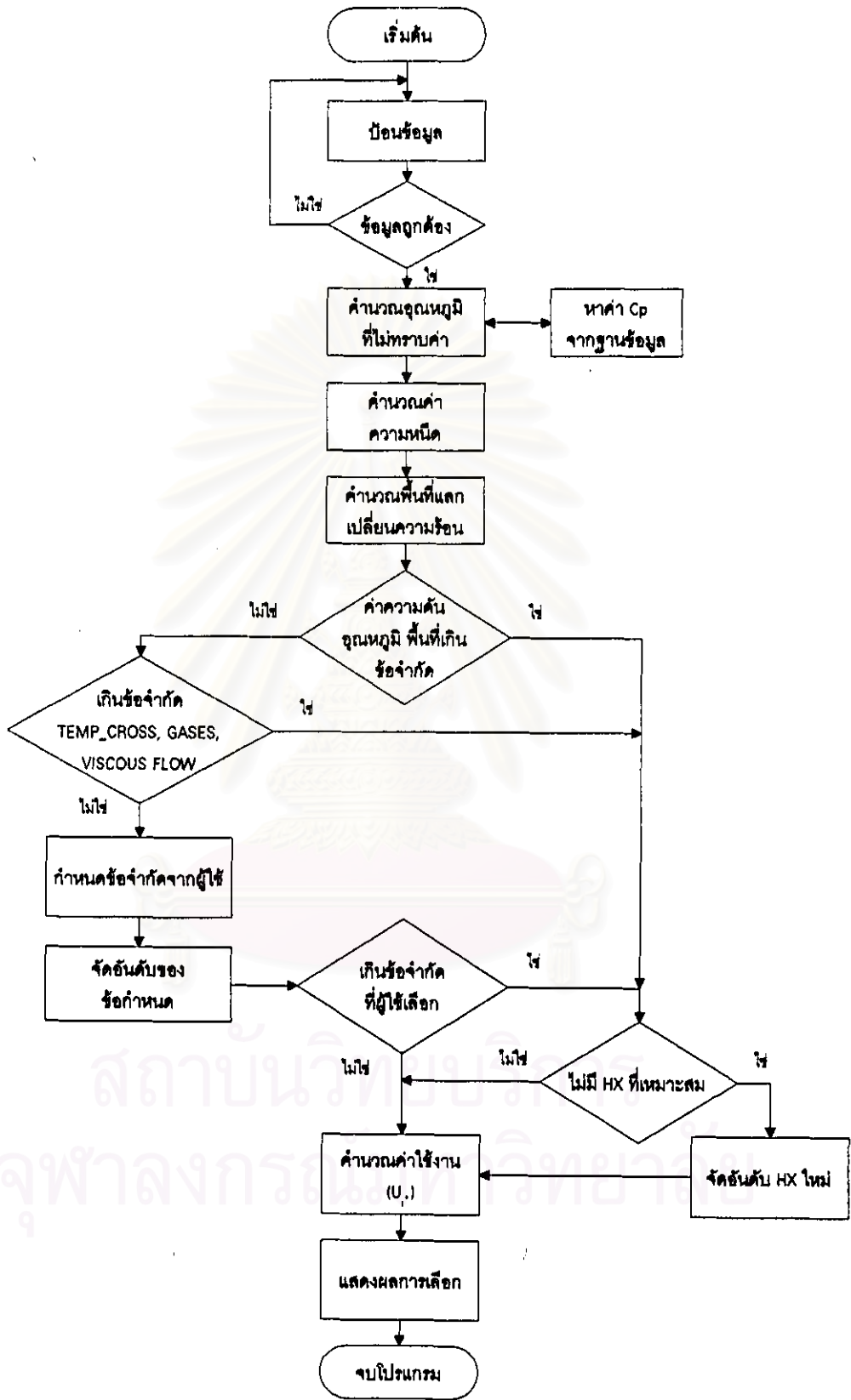
1. รวบรวมข้อมูลจากผู้เชี่ยวชาญ บทความ และหนังสือ
2. สร้างฐานข้อมูลข้อกำหนด (Criteria) และสมบัติของของไหล
3. ออกแบบและพัฒนาโปรแกรม HEXPERT เพื่อการเลือกเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนที่เหมาะสม โดยวิธีการหาค่าแบบหลายสมบัติอย่างง่าย (Simple Multi Attribute Rating Technique) หรือ SMART [18] มีขั้นตอนการทำงานดังรูปที่ 3.1
4. ออกแบบและพัฒนาโปรแกรม HEXPERT เพื่อการออกแบบเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนแบบเชลล์และท่อ ที่มีความเหมาะสมทางเศรษฐศาสตร์และตามมาตรฐานของ Tubular Exchanger Manufacturers Association (TEMA) มีขั้นตอนการทำงานดังรูปที่ 3.2 และ 3.3
5. เปรียบเทียบผลที่ได้จากการประมวลผลของโปรแกรมสำเร็จรูปที่พัฒนาขึ้น ในส่วนของการออกแบบเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนแบบเชลล์และท่อ กับผลการออกแบบโดยโปรแกรมคอมพิวเตอร์สำเร็จรูป HEXTRAN

### การพัฒนาโปรแกรมเพื่อการเลือกเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนที่เหมาะสม

(Optimum Heat Exchanger Selection)

การพัฒนาโปรแกรมในส่วนนี้ มีแผนภูมิแสดงดังรูปที่ 3.1 แบ่งขั้นตอนได้ดังนี้

1. ป้อนข้อมูลของด้านร้อน (Hot-Side) และด้านเย็น (Cold-Side)
2. ตรวจสอบสถานะและความถูกต้องข้อมูลที่ป้อน
3. คำนวณอุณหภูมิที่ยังไม่ทราบค่าจากดุลสมการความร้อน และวิธี Newton-Raphson โดยเรียกใช้ค่าความจุความร้อน ( $C_p$ ) จากฐานข้อมูล
4. คำนวณค่าความหนืด
5. คำนวณพื้นที่ในการแลกเปลี่ยนความร้อน
6. ตรวจสอบค่าความดัน อุณหภูมิ และพื้นที่ ว่าค่าเกินข้อจำกัดของเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อน (HX) แต่ละแบบหรือไม่ ถ้าเกินข้อจำกัดข้ามไปทำขั้นที่ 11



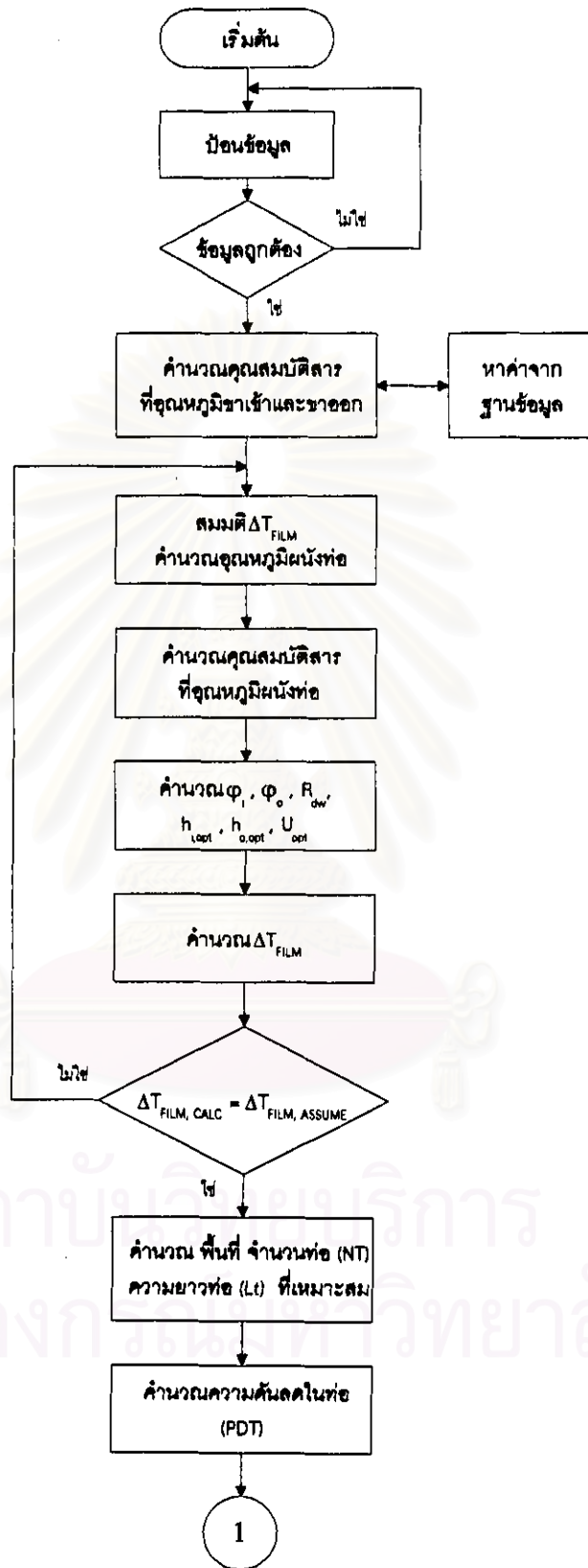
รูปที่ 3.1 แผนภูมิการเลือกเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนที่เหมาะสม

7. คัดเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนออกโดยพิจารณาจากข้อกำหนดของ อุณหภูมิติดกัน (TEMP\_CROSS) สถานะแก๊ส (GASES) หรือของไหลมีความหนืดมาก (VISCIOUS FLOW)
8. กำหนดข้อมูลของข้อกำหนดจากผู้ใช้ ผู้ใช้สามารถเลือกข้อจำกัดได้ 5 ข้อ คือ Compactness, Cleanability, Leakage risk, Solid flowing และ Multi fluid exchange รายละเอียดของข้อกำหนดเหล่านี้อยู่ในบทที่ 2
9. จัดอันดับความสำคัญของข้อกำหนดทั้งหมด
10. คัดเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนออกโดยพิจารณาจากข้อกำหนดที่ผู้ใช้เลือก
11. ถ้าไม่มีเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนแบบใดที่เหมาะสม จัดอันดับของเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนอีกครั้ง และไม่คัดเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนออก โดยข้อกำหนดที่ผู้ใช้เลือก
12. คำนวณผลรวมของค่าใช้จ่าย ( $U_{\Sigma}$ ) และแสดงผลการเลือก

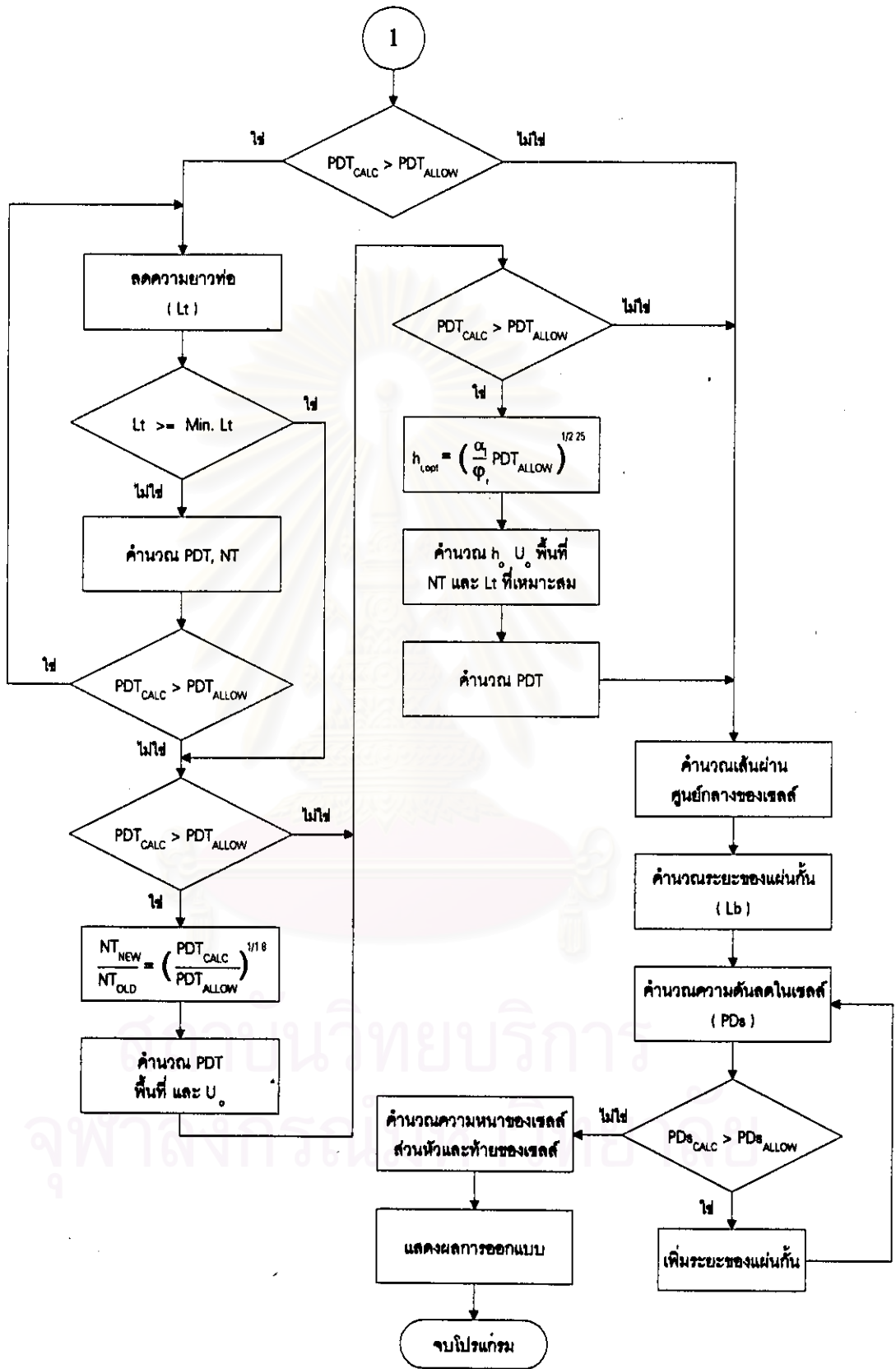
**การพัฒนโปรแกรมเพื่อการออกแบบเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนแบบเชลล์และท่อ**  
(Shell-and-Tube Heat Exchanger Design)

การพัฒนาโปรแกรมในส่วนนี้ มีแผนภูมิแสดงดังรูปที่ 3.2 และ 3.3 แบ่งขั้นตอนได้ดังนี้

1. ป้อนข้อมูลของด้านเชลล์ (Shell-Side) และด้านท่อ (Tube-Side)
2. ตรวจสอบสถานะและความถูกต้องข้อมูลที่ป้อน
3. คำนวณคุณสมบัติของของไหลที่อุณหภูมิเข้าและขาออก โดยเรียกใช้ข้อมูลสมบัติของของไหลจากฐานข้อมูล
4. สมมติค่า  $\Delta T_{FILM}$  เพื่อใช้ในการคำนวณอุณหภูมิผนังท่อ
5. คำนวณสมบัติของของไหลที่อุณหภูมิผนังท่อ
6. คำนวณค่า  $\varphi_i$ ,  $\varphi_o$ ,  $R_{dw}$ ,  $h_{i,opt}$ ,  $h_{o,opt}$  และ  $U_{o,opt}$
7. คำนวณค่า  $\Delta T_{FILM}$
8. เทียบค่า  $\Delta T_{FILM}$  ที่คำนวณได้ กับค่า  $\Delta T_{FILM}$  ที่สมมติ ถ้ามีค่าไม่เท่ากัน วนกลับไปทำขั้นตอนที่ 4 อีกครั้ง โดยแทนค่า  $\Delta T_{FILM}$  ที่สมมติ ด้วยค่า  $\Delta T_{FILM}$  ที่คำนวณได้
9. คำนวณพื้นที่แลกเปลี่ยนความร้อน จำนวนท่อ และความยาวท่อ ที่เหมาะสม
10. คำนวณความดันตกในท่อ (PDT)
11. เทียบค่าความดันตกในท่อที่คำนวณได้ ( $PDT_{CALC}$ ) กับค่าความดันตกในท่อที่กำหนด ( $PDT_{ALLOW}$ ) ถ้าเกินค่าที่กำหนด ให้ไปทำในขั้นตอนที่ 12 ต่อไป ถ้าไม่เกิน ข้ามไปทำขั้นตอนที่ 22



รูปที่ 3.2 แผนภูมิการออกแบบเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อน (ส่วนที่ 1)



รูปที่ 3.3 แผนภูมิการออกแบบเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อน (ส่วนที่ 2)

12. ลดความยาวท่อและตรวจว่าความยาวท่อดีค่ามากกว่าหรือเท่ากับความยาวท่อต่ำสุดหรือไม่ ถ้าใช่ ซ้ำมไปทำขั้นตอนที่ 15
13. คำนวณค่า PDT และจำนวนท่อ
14. เียบค่า  $PDT_{CALC}$  กับค่า  $PDT_{ALLOW}$  ถ้ามีค่าเกินข้อกำหนด กลับไปทำขั้นตอนที่ 12
15. เียบค่า  $PDT_{CALC}$  กับค่า  $PDT_{ALLOW}$  อีกครั้ง ถ้ามีค่าไม่เกินข้อกำหนด ซ้ำมไปทำขั้นตอนที่ 18
16. คำนวณจำนวนท่อใหม่ เพื่อลดค่า  $PDT_{CALC}$  จากสมการ 3.1 [28]

$$\frac{NT_{NEW}}{NT_{OLD}} = \left( \frac{PDT_{CALC}}{PDT_{ALLOW}} \right)^{1/1.8} \quad \dots (3.1)$$

เมื่อ  $NT_{NEW}, NT_{OLD}$  = จำนวนท่อใหม่และจำนวนท่อเดิม  
 $PDT_{CALC}, PDT_{ALLOW}$  = ค่าความดันลดในท่อที่คำนวณได้และที่กำหนด

17. คำนวณค่า PDT พื้นที่แลกเปลี่ยนความร้อน และค่าสัมประสิทธิ์การถ่ายโอนความร้อนรวม ( $U_o$ )
18. เียบค่า  $PDT_{CALC}$  กับค่า  $PDT_{ALLOW}$  อีกครั้ง ถ้ามีค่าไม่เกินข้อกำหนด ซ้ำมไปทำขั้นตอนที่ 22
19. ปรับค่าสัมประสิทธิ์ฟิล์มการถ่ายโอนความร้อนที่เหมาะสม ( $h_{i,opt}$ ) เพื่อลดค่า  $PDT_{CALC}$  จากสมการ 3.2

$$h_{i,opt} = \left( \frac{\alpha_i}{\varphi_i} PDT_{ALLOW} \right)^{1/2.25} \quad \dots (3.2)$$

เมื่อ  $PDT_{ALLOW}$  = ความดันลดในท่อที่กำหนด  
 $\varphi_i$  = ค่าที่คำนวณได้จากสมการ 3.3

$$\alpha_i = \frac{1}{2sp_i} \left\{ \frac{D_i^{0.2} \mu_i^{0.4}}{0.023 k_i} \left( \frac{k_i}{Cp_i \mu_i} \right)^{1/3} \left( \frac{\mu_{wi}}{\mu_i} \right)^{0.14} \right\}^{1.25} \quad \dots (3.3)$$

- $s$  = ความถี่จำเพาะของของไหลในท่อ  
 $\rho_i$  = ความหนาแน่นของของไหลในท่อ  
 $D_i$  = เส้นผ่านศูนย์กลางภายในของท่อ  
 $\mu_i$  = ความหนืดของของไหลในท่อ  
 $\mu_w$  = ความหนืดของของไหลในท่อ ที่อุณหภูมิผนังท่อ  
 $k_i$  = การนำความร้อนของของไหลในท่อ  
 $C_{p_i}$  = ความจุความร้อนจำเพาะของของไหลในท่อ

20. คำนวณ  $h_o$ ,  $U_o$  พื้นที่แลกเปลี่ยนความร้อน จำนวนท่อ และความยาวท่อที่เหมาะสม
21. คำนวณความดันลดในท่อ
22. คำนวณเส้นผ่านศูนย์กลางภายในของเซลล์
23. คำนวณระยะห่างของแผ่นกั้น (Baffle space,  $L_b$ ) ที่เหมาะสม
24. คำนวณความดันลดในเซลล์ (PDs)
25. เปรียบเทียบค่าความดันลดในเซลล์ที่คำนวณได้ ( $PDs_{CALC}$ ) กับค่าความดันลดในเซลล์ที่กำหนด ( $PDs_{ALLOW}$ ) ถ้าไม่เกินค่าที่กำหนด ข้ามไปทำขั้นตอนที่ 27
26. เพิ่มระยะห่างของแผ่นกั้น และย้อนกลับไปทำการคำนวณในขั้นตอนที่ 24
27. คำนวณความหนาของเซลล์ ความหนาของส่วนหัว (Front end) และท้ายของเซลล์ (Rear end)
28. แสดงผลการคำนวณออกแบบและจบการทำงาน

สถาบันวิทยบริการ  
 จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย