

มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์

คณะวิศวกรรมศาสตร์

การสอบปลายภาค ประจำภาคการศึกษาที่ 2

ปีการศึกษา 2558

วันที่ 28 เมษายน 2559

เวลา 13.30-16.30 น.

วิชา 215-333 Heat Transfer

S201, R201

=====

คำสั่ง

1. ข้อสอบมีทั้งหมด 5 ข้อ 11 หน้า (หน้าสุดท้ายมีตารางคุณสมบัติ) ให้ทำทุกข้อในข้อสอบ
2. อนุญาตให้นำหนังสือหรือเอกสารใดๆเข้าห้องสอบ
3. อนุญาตให้ใช้เครื่องคิดเลขและดินสอได้ ถ้าเนื้อที่ไม่พออนุญาตให้เขียนที่ด้านหลังของข้อ
นั้นๆได้

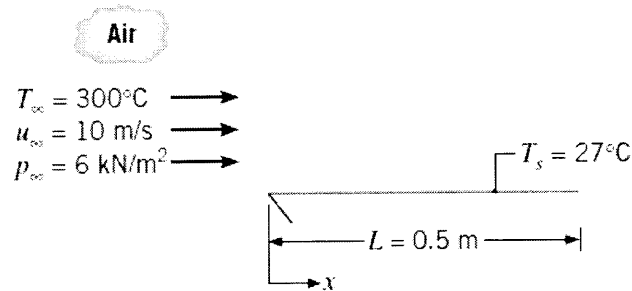
ผู้ออกข้อสอบ ดร. ภาสกร เวสสะโกศล

ผศ.ดร. ชยุต นันทดุสิต

ข้อที่	คะแนนเต็ม	คะแนนที่ได้
1	20	
2	20	
3	20	
4	20	
5	20	
รวม	100	

ข้อ 1 อากาศที่อุณหภูมิ 300°C ไหลด้วยความเร็ว 10 m/s ผ่านแผ่นเรียบที่มีความยาว 0.5 m

กำหนดให้ $\nu = 5.21 \times 10^{-4}\text{ m}^2/\text{s}$ $k = 36.4 \times 10^{-3}\text{ W/m}\cdot\text{K}$, $\text{Pr} = 0.687$ (ใช้คุณสมบัติเหล่านี้โดยไม่ต้องเปิดตาราง)

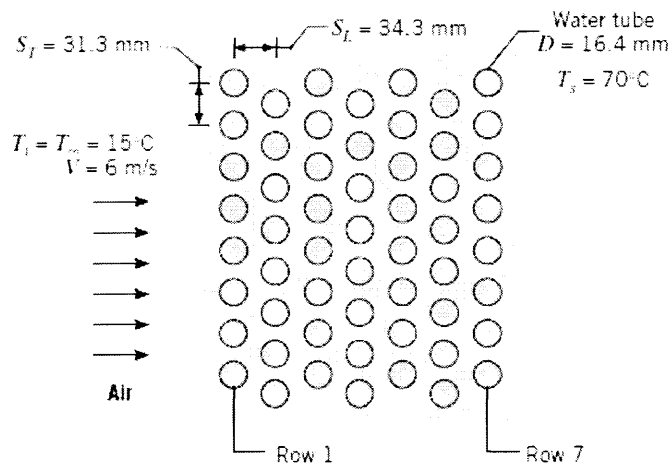


- (1) จงแสดงว่าการไหลบนแผ่นราบเป็นแบบราบเรียบหรือปั่นป่วน
- (2) จงเปรียบเทียบความหนาของชั้นขอบเขตการไหลและความหนาของชั้นขอบเขตความร้อนที่ตำแหน่ง $x=0.5\text{ m}$
- (3) จงหาความเสียหายเฉลี่ยและค่าสัมประสิทธิ์ถ่ายเทความร้อนเฉลี่ยทั้งผิวแผ่นเรียบ
- (4) หากต้องการควบคุมให้อุณหภูมิพื้นผิวแผ่นเรียบคงที่ที่ 27°C จะต้องมีการหล่อเย็นระบายความร้อนแผ่นเรียบนี้ด้วย อัตราการระบายความร้อนต่อหนึ่งหน่วยความกว้างของแผ่นเรียบนี้เท่ากับเท่าไร (ไม่พิจารณาการแผ่รังสี)

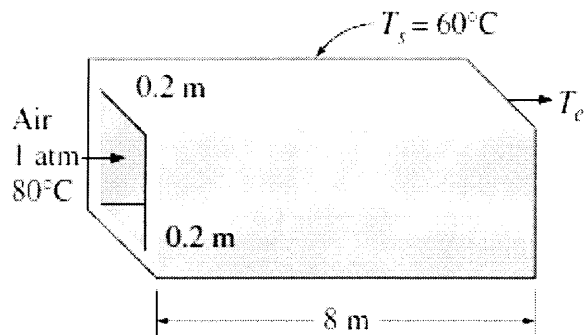
ข้อ 2 ระบบอุ่นอากาศใช้น้ำร้อนไหลผ่านกลุ่มของท่อที่วางแบบสลับฟันปลา แต่ละท่อมีเส้นผ่านศูนย์กลางภายนอก 16.4 mm วางเรียงด้วยระยะห่างระหว่างท่อตามแนวการไหลของอากาศ $S_L=34.3$ mm และระยะห่างระหว่างท่อตามแนวขวางการไหลอากาศ $S_T=31.3$ mm ดังแสดงในรูป โดยมีท่อทั้งหมด 7 แถว แต่ละแถวมีทั้งหมด 8 ท่อ ในสภาวะทำงานผิวด้านนอกของแต่ละท่อมีอุณหภูมิเท่ากับ 70°C ในขณะที่อากาศด้านต้นทางก่อนไหลผ่านกลุ่มท่อมีความเร็วเท่ากับ 6 m/s และอุณหภูมิอากาศ เท่ากับ 15°C

- (1) จงหาสัมประสิทธิ์การพาความร้อนด้านอากาศรอบผิวท่อ
- (2) จงหาอัตราการพาความร้อนสำหรับกลุ่มท่อนี้
- (3) จงหาการสูญเสียความดันของอากาศหลังผ่านกลุ่มท่อนี้

หมายเหตุ : สมบัติของอากาศให้ดูจากตารางด้านท้ายข้อสอบ



ข้อ 3 อากาศร้อนที่อุณหภูมิ 80°C ความดันบรรยากาศ ไหลผ่านท่อหน้าตัดสี่เหลี่ยมจัตุรัส ขนาด $0.2\text{ m} \times 0.2\text{ m}$ ยาว 8 m ไหลด้วยอัตราการไหล $0.15\text{ m}^3/\text{s}$ ถ้าผนังท่มีอุณหภูมิกคงที่ที่ 60°C จงหาอุณหภูมิอากาศที่ทางออกท่อ และคำนวณอัตราการสูญเสียความร้อนที่ผนังท่อ



กำหนดให้ $\rho = 0.9994\text{ kg/m}^3$, $c_p = 1008\text{ J/kg}\cdot^{\circ}\text{C}$, $k = 0.02953\text{ W/m}\cdot^{\circ}\text{C}$, $\text{Pr} = 0.7154$,

$v = 2.097 \times 10^{-5}\text{ m}^2/\text{s}$ (ใช้คุณสมบัติเหล่านี้โดยไม่ต้องเปิดตาราง)

ชื่อ-นามสกุล _____ รหัสนักศึกษา _____ section _____

ข้อ 4 Oil ($c_p = 3.6 \text{ kJ}/(\text{kg}^\circ\text{C})$) at 100°C flows at the rate of 30000 kg/h and enters into a parallel flow heat exchanger. Cooling water ($c_p = 4.2 \text{ kJ}/(\text{kg}^\circ\text{C})$) enters the heat exchanger at 10°C at the rate of 50000 kg/h . The heat transfer area is 10 m^2 and $U = 1000 \text{ W}/(\text{m}^2 \cdot ^\circ\text{C})$. Draw the schematic diagram and calculate the following:

(i) The outlet temperatures of oil and water;

(ii) The maximum possible outlet temperature of water when $(T_{oil,out} = T_{water,out})$

ชื่อ-นามสกุล _____ รหัสนักศึกษา _____ section _____

ข้อ 5 shell and tube heat exchanger แบบ 1 shell pass and 1 tube pass มีลักษณะการไหลแบบ counter flow น้ำถูกใช้เป็นของไหลใน tube side และ shell side น้ำในท่อ (tube) มีอุณหภูมิที่ทางเข้าเท่ากับ 37.78°C และมีอุณหภูมิทางออกที่ทางออกเท่ากับ 54.44°C อัตราการไหลของน้ำในท่อคือ 3.78 kg/s น้ำใน shell ไหลด้วยอัตราการไหล 1.89 kg/s ขนาดเส้นผ่าศูนย์กลางด้านในของท่อคือ 1.905 cm ผนังท่อบางมากและความเร็วเฉลี่ยของน้ำภายในท่อคือ 0.36576 m/s ความยาวของ heat exchanger จะต้องไม่เกิน 2 เมตร Overall heat transfer coefficient (U) มีค่าเท่ากับ $1419.25 \text{ W/(m}^2\cdot^{\circ}\text{C)}$ ความจุความร้อนของน้ำเท่ากับ $c_{pc} = c_{ph} = 4.18 \text{ kJ/(kg}\cdot^{\circ}\text{C)}$ และความหนาแน่นของน้ำเท่ากับ $\rho_c = \rho_h = 1000 \text{ kg/m}^3$ จงคำนวณ

- (i) อุณหภูมิที่ทางออกของ heat exchanger (ต้องแสดง diagram การกระจายอุณหภูมิภายใน heat exchanger ด้วย)
- (ii) LMTD ของ heat exchanger
- (iii) พื้นที่ผิวของท่อที่ต้องใช้
- (iv) จำนวนท่อที่ต้องใช้ (ปัดให้เป็นเลขจำนวนเต็มแล้วใช้ในหัวข้อต่อไป)
- (v) ความยาวของท่อที่ต้องใช้มากกว่า 2 เมตรหรือไม่ (ถ้ามากกว่า 2 เมตรควรเลือกชนิด heat exchanger เป็นแบบ one-shell pass two-tube passes แต่ถ้าน้อยกว่า 2 เมตรไม่ต้องเปลี่ยนชนิดของ heat exchanger) สรุปว่าจะต้องทำอะไรต่อไป (ไม่ต้องคำนวณจริง)

ชื่อ-นามสกุล _____ รหัสนักศึกษา _____ section _____

คุณสมบัติอากาศ (อุณหภูมิเคลวิน)

$T,$ K	$\rho,$ $\frac{kg}{m^3}$	$c_p,$ $\frac{J}{kg \cdot ^\circ C}$	$\mu,$ $\frac{kg}{m \cdot s}$	$\nu,$ $\frac{m^2}{s}$	$k,$ $\frac{W}{m \cdot K}$	$\alpha,$ $\frac{m^2}{s}$	Pr
100	3.6010	1026.6	0.6924×10^{-5}	1.923×10^{-6}	0.009246	0.02501×10^{-4}	0.770
150	2.3675	1009.9	1.0283×10^{-5}	4.343×10^{-6}	0.013735	0.05745×10^{-4}	0.753
200	1.7684	1006.1	1.3289×10^{-5}	7.490×10^{-6}	0.01809	0.10165×10^{-4}	0.739
250	1.4128	1005.3	1.488×10^{-5}	9.49×10^{-6}	0.02227	0.13161×10^{-4}	0.722
300	1.1774	1005.7	1.983×10^{-5}	15.68×10^{-6}	0.02624	0.22160×10^{-4}	0.708
350	0.9980	1009.0	2.075×10^{-5}	20.76×10^{-6}	0.03003	0.2983×10^{-4}	0.697
400	0.8826	1014.0	2.286×10^{-5}	25.90×10^{-6}	0.03365	0.3760×10^{-4}	0.689
450	0.7833	1020.7	2.484×10^{-5}	28.86×10^{-6}	0.03707	0.4222×10^{-4}	0.683
500	0.7048	1029.5	2.671×10^{-5}	37.90×10^{-6}	0.04038	0.5564×10^{-4}	0.680