

# มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์

## คณะวิศวกรรมศาสตร์

การสอบปลายภาค ประจำภาคการศึกษาที่ 2

ประจำปีการศึกษา 2551

วันที่ 19 กุมภาพันธ์ 2552

เวลา 13.30-16.30 น.

วิชา 215-332 Heat Transfer, 216-333 Heat Transfer

ห้อง R 200

### คำสั่ง

1. ข้อสอบมีทั้งหมด 4 ข้อ ให้ทำทุกข้อ
2. ไม่อนุญาตตำรา / เอกสารเข้าห้องสอบ
3. อนุญาตเครื่องคิดเลขเข้าห้องสอบได้

ชื่อ-สกุล..... รหัส.....

ข้อ	คะแนน
1	
2	
3	
4	
รวม	

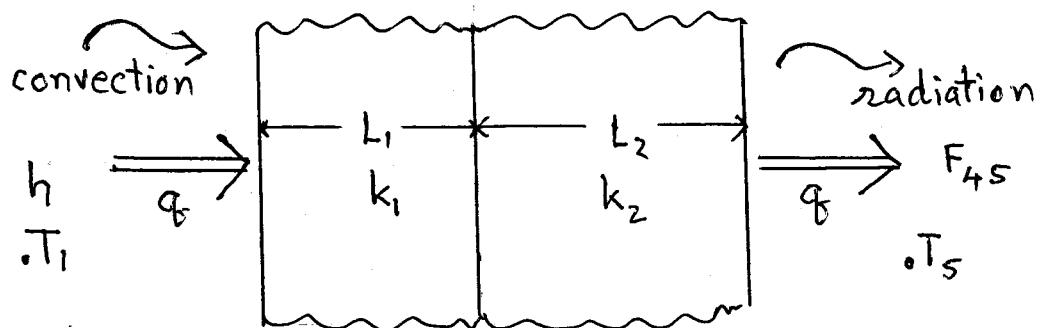
รศ.ดร.ชูเกียรติ คุปตานนท์

ผู้ออกข้อสอบ

ทุจริตในการสอบ โภยขั้นต่ำคือ ปรับตกในรายวิชาที่ทุจริต และพักการเรียน 1 ภาคการศึกษา

ชื่อ-สกุล..... รหัส.....

1. For the slab shown below, estimate the heat flux  $q$



Given

$$h = 35 \text{ W/m}^2\text{K}, L_1 = 2 \text{ cm}, L_2 = 3 \text{ cm}, F_{4s} = 0.9$$

$$T_1 = 30^\circ\text{C}, T_5 = 10^\circ\text{C}, k_1 = 398 \text{ W/mK}$$

$$k_2 = 92 \text{ W/mK}, \sigma = 5.67 \times 10^{-8} \text{ W/m}^2 \text{ K}^4$$

ชื่อ-สกุล..... รหัส.....

2.

- a) List and criticize three basic assumptions in fin analysis

.....  
.....  
.....  
.....  
.....  
.....  
.....  
.....  
.....

- b) Name five different types of heat exchangers

.....  
.....  
.....  
.....  
.....  
.....  
.....  
.....

- c) Name some basic weaknesses of LMTD and  $\epsilon$ -NTU approaches to heat exchanger design

.....  
.....  
.....  
.....  
.....  
.....  
.....  
.....

ชื่อ-สกุล..... รหัส.....

- d) A thin copper-plate fins of rectangular cross section (thickness = 1 mm. , height = 10 mm. and thermal conductivity = 380 W/m°C) are attached to a plane wall maintained at 230°C. The fins dissipated heat by convection into ambient at 30°C with a heat transfer coefficient of 40 W/m²°C (Hint ;  $Q_{\text{fin}} = \Theta_0 \sqrt{PhAk} \tanh(mL)$ )

Determine the fin efficiency.

ចំណាំ-ស្នូល..... រាជៈ.....

3. Water at a mean temperature of  $80^{\circ}\text{C}$  and a mean velocity of  $0.15 \text{ m/s}$  ( $\text{U} = 0.364 \times 10^{-6} \text{ m}^2/\text{s}$ ,  $k = 0.668 \text{ W/m}^{\circ}\text{C}$ ,  $\text{Pr} = 2.22$ ) flows inside a  $2.5 \text{ cm. ID}$ , thin-walled copper tube.

Atmospheric air at  $20^{\circ}\text{C}$  and a velocity of  $10 \text{ m/s}$  ( $\text{U} = 18.22 \times 10^{-6} \text{ m}^2/\text{s}$ ,  $k = 0.0281 \text{ W/m}^{\circ}\text{C}$ ,  $\text{Pr} = 0.703$ ) flows across the tube.

Calculate ;

- a) the temperature of the tube wall ,
- b) the overall heat transfer coefficient,
- c) the rate of heat loss per 1 m. length of the tube

Given ; For fully developed turbulent flow inside smooth tube, the Nusselt number can be determined from,

$$\text{Nu} = 0.023 \text{ Re}^{0.8} \text{ Pr}^{0.3}$$

Also the average heat transfer coefficient for the flow of a gas across a single cylinder is given by,

$$\text{Nu} = (0.4 \text{ Re}^{0.5} + 0.06 \text{ Re}^{2/3}) \text{ Pr}^{0.4}$$

ชื่อ-สกุล..... รหัส.....

4. A counter flow shell and tube type heat exchanger is utilized to heat brine from  $-2^{\circ}\text{C}$  to  $3^{\circ}\text{C}$ .

The heating fluid ( $C_p = 4.17 \text{ kJ/kg}^{\circ}\text{C}$ ) enters at  $22^{\circ}\text{C}$  with a mass flowrate of  $0.15 \text{ kg/s}$  and the mean overall coefficient of heat transfer is  $500 \text{ W/m}^2\text{C}$ . For a design heat load of  $10 \text{ kW}$ ., calculate;

- a) The mean temperature difference between brine and heating fluid
- b) The heat transfer surface area
- c) The effectiveness of the heat exchanger and
- d) What error would have been introduce in (b) if the arithmetic mean temperature difference has been used rather than the logarithmic mean temperature difference?