

伝熱学
第6回

九州工業大学 機械知能工学科 機械知能コース 3年
学籍番号: 13104069 坂本悠作

平成 27 年 7 月 29 日

第1章 平成25年期末試験

1.1 Describe the three fundamental modes of heat transfer and those basic laws in detail.

1. 熱伝導-フーリエの法則
2. 対流伝熱-ニュートンの冷却則
3. 輻射伝熱-シュテファン・ボルツマン

1.2

1.3 図に示す軸方向(奥行き)に長さ1mの同軸2重円筒が定常状態にある。内側にある半径 $r_1=1\text{cm}$ の円筒の外表面温度 $T_1=20^\circ\text{C}$,放射率 $\epsilon=0.5$ である。外側にある半径 $r_2=2\text{cm}$ の円筒の内表面温度 $T_2=200^\circ\text{C}$,放射率 $\epsilon=0.1$ とした場合、次のことを求めよ

1.3.1 形態係数 F_{11} と F_{22}

形態係数とは、添字1から出た電磁波が添字2にどれだけ伝達するのかわかる係数。

$$F_{11} = 0, F_{12} = 1, F_{21} = \frac{A_1}{A_2}, F_{22} = 1 - \frac{A_1}{A_2} \quad (1.1)$$

$$\text{この問題において、} F_{21} = \frac{1}{2} = 0.5, F_{22} = 0.5 \text{ で正解} \quad (1.2)$$

1.3.2 この2重円筒間の輻射伝熱量

無限級数の授業で、以下のことを学んだ。同心円筒の場合

$$\dot{Q}_{12} = \frac{\sigma(T_1^4 - T_2^4)}{\frac{1}{\epsilon_1} + \frac{1-\epsilon_2}{\epsilon_2} \left(\frac{A_1}{A_2}\right)} A_1 \quad (1.3)$$

よって、

$$\dot{Q}_{12} = \frac{5.67 \times 10^{-8}((200 + 273.15)^4 - (20 + 273.15)^4)}{\frac{1}{0.5} + \frac{1-0.1}{0.1} \left(\frac{0.01}{0.02}\right)} \pi \times 0.02 = 23.42[W] \quad (1.4)$$

1.4 ガスタービンの換気ガスの熱を回収するため、隔板式向流熱交換器を用いることにする。温度 160 度、流量 600kg/hr の排気ガスで流量 300kg/hr の水を 20°C から 80°C まで加熱する設計要求に対して、必要な隔板の伝熱面積を求めよ。ただし、水の定圧比熱は $4.2\text{kJ}/(\text{kg}\cdot\text{K})$ 、ガスの定圧比熱は $1.0\text{kJ}/(\text{kg}\cdot\text{K})$ 、ガス側の熱伝達率は $40\text{W}/(\text{m}^2\cdot\text{K})$ 、水側の熱伝達率は $160\text{W}/(\text{m}^2\cdot\text{K})$ 、隔板の熱伝導率は $150\text{W}/(\text{m}\cdot\text{K})$ 、厚みは 1mm とする。

水に与えられる熱量を求める

$$Q_{water} = \dot{m}C_P\Delta T \quad (1.5)$$

$$= 300 \times \frac{1}{3600} \times 4200 \times (80 - 20) \quad (1.6)$$

$$= 21000[\text{W}] \quad (1.7)$$

ガスの出口温度を求める

$$Q_{gass} = \dot{m}C_P\Delta T = Q_{water} \quad (1.8)$$

$$21000 = 600 \times \frac{1}{3600} \times 1000 \times (160 - T_{gass(out)}) \quad (1.9)$$

$$T_{gass(out)} = 34[^\circ\text{C}] \quad (1.10)$$

熱通過率を計算する.

$$\text{熱通過率} = \frac{1}{40} + \frac{1}{160} + \frac{0.001}{150} \quad (1.11)$$

$$= 0.03126 \quad (1.12)$$

対数温度平均は、以下のように算出できる

$$\Delta T_m = \frac{80 - 14}{\ln \frac{80}{14}} = 37.87 \quad (1.13)$$

フーリエの法則より

$$Q = \frac{\Delta T_m}{k} A \quad (1.14)$$

$$A = 21000 \times 0.03126 / 37.87 \quad (1.15)$$

$$= 17.33[\text{m}^2] \quad (1.16)$$

第2章 平成23年度

- 2.1 図に示す2次元物体について、定常状態における内部(1～6の格子点)の温度を数値的に求めよ。ただし、格子間隔は $\Delta x = \Delta y = 1\text{cm}$ で、左の面は断熱されており、右面と下面は100度に保たれている。上面では熱伝達率は $25\text{W}/(\text{m}^2\text{K})$ で、温度5度の周囲流体と熱伝達を行っているものとする。この物体の熱伝導率は、 $2.5\text{W}/(\text{mK})$ である。