伝熱実験

-熱電対を使った温度計測と熱伝導実験及び熱交換器実験-2. 熱交換実験

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

> 実験日 2:平成 27 年 7 月 8 日 提出日 :平成 27 年 7 月 15 日

> > > 里中 花実 白石 大輔 高木 怜

> > > 是永 遼介 酒井 淳

1

1 目的

並流型及び交流型熱交換器について、対数平均温度差、熱通過率、及び温度効率を実験により 求め、熱伝達理論と実験の比較、実験結果の整理方法を学ぶ.

2 レポート課題

2.1 次元解析から $Nu = CRe^m Pr^n$ を導く (バッキンガムの π 定理を利用)。また、ヌセルト数、レイノルズ数、プラントル数の物理的意味を調べる。

2.1.1 バッキンガムの π 定理

バッキンガムの π 定理は、n 個の物理量とm 個の基本物理量が存在するとき、(n-m) 個の無次元量で表現できるという定理。熱伝導実験で関係がある物理量を表1に示す。

物理量表 1: 物理量物理量記号MLST 次元式熱伝達率h $M/(S^3T)$ 流体の密度 ρ M/L^3 定圧比熱 C_p $L^2/(S^2)$ 代表寸法1L流体の熱伝導率 λ $ML/(S^3T)$ 流速wL/S流体の粘性係数 μ M/(LS)

$$Nu = \frac{hd}{\lambda} = 0.023Re^{0.8}Pr^{\frac{1}{3}} \tag{1}$$

これら7つの物理量に対して、次の式が成立する

$$f(h, \rho, C_p, l, \lambda, w, \mu) = 0 \tag{2}$$

よって、(物理量-基本物理量)=(7-4)=3となるので、3つの無次元数を用いて

$$f(\pi_1, \pi_2, \pi_3) = 0 \tag{3}$$

2.1.2 ヌセルト数の導出

ヌセルト数は、熱伝達率 h に関する無次元量であるので、 l, λ, w, μ を用いて無次元化していく。無次元量 π_1 と h の間には、次の関係があるとする。

$$\pi_1 = \frac{h}{l^a \lambda^b w^c \mu^d} \tag{4}$$

MLST 次元量で書き直すと、

$$\pi_1[\cdot] = \frac{M^1 S^{-3} T^{-1}}{M^{b+d} L^{a+b+c-d} S^{-3b-c-d} T^{-b}}$$
 (5)

よって、連立方程式が成り立つ。

$$b+d=1$$

$$a+b+c-d=0$$

$$-3b-c-d=-3$$

$$-b=-1$$

これを解いて、a=-1,b=1,c=0,d=0となる。よって、

$$\pi_1 = \frac{hl}{\lambda} = Nu \tag{6}$$

同様に、

$$\pi_2 = \frac{wl\rho}{\mu} = Re \tag{7}$$

$$\pi_3 = \frac{C_p \mu}{\lambda} = Pr \tag{8}$$

以上より、

$$\pi_1 = f(\pi_2, \pi_3)$$

$$Nu = f(Re, Pr)$$

$$= CRe^m Pr^n(C, m, n は定数)$$
(9)

2.1.3 物理的意味

1. ヌセルト数

対流熱伝導の際に、壁面での温度勾配を基準温度勾配で除したもの。このあたいが大きければ壁面でより急峻な変化をしており、逆に小さければ壁面での変化は緩やかになる。

$$Nu = \frac{hd}{\lambda} \tag{10}$$

2. レイノルズ数

流れの特性を表す無次元数で、層流か乱流かを判断する量。分子は慣性力、分母は粘性を示す量で、乱流が発生しにくい環境 (慣性力が小さく、粘性が大きい) ではレイノルズ数は小さくなる。

$$Re = \frac{\rho ul}{\mu} \tag{11}$$

3. プラントル数

流れと熱移動の相関を表す無次元数。温度境界層と速度境界層の関係を注目した場合、速度境界層に対して温度境界層の方が大きければ、Pr<1となり、速度境界層に温度境界層が一致していれば Pr=1、温度境界層の方が小さければ Pr>1となる。

$$Pr = \frac{\nu}{\alpha} = \frac{c_p \mu}{\lambda} \tag{12}$$

2.2 両対数グラフの縦軸に Nu/Pr^n , 横軸に Re を取り、実験データをプロットし、最小二乗法から係数決定をし、実験式を求める。

Colburn の実験式 (L/D > 60 の範囲で適用できる理論式)

$$Nu = \frac{hd}{\lambda} = 0.023Re^{0.8}Pr^{\frac{1}{3}} \tag{13}$$

理論式より、

$$Nu/Pr^{1/3} = CRe^m(C, m$$
 は定数)

であるので、誤差の自乗が最小となるような C,m を求める。 $y=\log(Nu/Pr^{1/3}), x=Re, \alpha=m, \beta=\log(C)$ とすれば、伝熱実験で使用したプログラムを用いて求めることができる。

$$Nu/Pr^{1/3} = 10^{-1.77002}Re^{0.810572} (14)$$

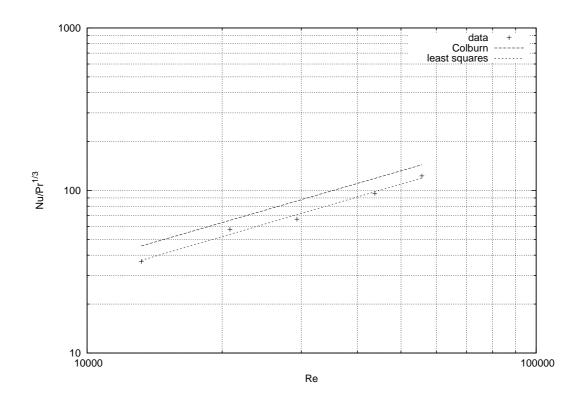


図 1: レポート 課題 2

2.3 課題2で求めた実験データとコルバーンの式を比較し考察する。

全体的にコルバーンの式よりも小さい値となった。誤差の大きいもので最大 23%、小さいもので 12%という 結果になった。

コルバーンの式は、乱流で壁温が一定、プラントル数が一定、円管流れの条件での関係を表している関係式である。この実験式とコルバーンの式はよく似たものであるので、実際の関係式をよく表現できている式であると考えられる。

表 2: 比較表

$Nu/Pr^{1/3}$ 実験式	$Nu/Pr^{1/3}$ Colburn の式	誤差 (Colburn 基準 [%])
123.0	143.942	85.45
96.01	118.675	80.90
66.6	86.221	77.24
57.73	65.528	88.10
36.56	45.557	80.25

2.4 並流型、向流型熱交換器の性能について調べ、まとめる

2.4.1 並流型熱交換器

高温流体と低温流体が同じ方向に流動する熱交換器である。両流体入り口近傍で大きな温度差が生じるので、素早い熱交換が行えるが、低温流体の出口温度が高温流体の出口温度を超えることはない。

2.4.2 向流型熱交換器

高温流体と低温流体が互いに反対方向に流動する熱交換器であり、両流体間の温度差が小さくなるため、大量の熱交換をさせるためには大きな熱通過面積が必要になるが、低温流体を高温流体の出口以上に加熱することが可能である。

2.4.3 冷却水 4 大障害

冷却水では腐食によるチューブの損傷、熱交換率の低下などを引き起こす問題が生じるため、 冷却水の適切な水質管理が重要になる。

- 1. 腐食障害
 - 腐食と水質には密接な関係があり、腐食が進むと穴あき等がおこる。
- 2. スライム障害 微生物が繁殖し、その微生物が分泌する粘性有機物がスライムの原因である。
- 3. スケール障害 不溶解成分で、局部腐食を引き起こすほか、熱交換率を低下させる。
- 4. レジオネラ障害 レジオネラ菌を空気中に放出するため、感染症に注意する必要がある。

3 まとめ

この実験では、熱交換器の挙動についてデータを取り、Colburnの式と比較した。ヌセルト数、レイノルズ数、プラントル数の定義と物理的意味について学んだ。

4 参考文献

- 1. http://www.sit.ac.jp/user/konishi/JPN/L_Support/SupportPDF/Non-dimension.pdf
- 2. http://envuniv.net/bakkingam.php
- 3. http://web2.clarkson.edu/projects/subramanian/ch330/notes/Heat%20Transfer%20in% 20Flow%20Through%20Conduits.pdf
- 4. https://www.google.co.jp/url?sa=t&rct=j&q=&esrc=s&source=web&cd=5&ved=0CDQQFjAEahUKEwiSurl=http%3A%2F%2Fwww.ocw.titech.ac.jp%2Findex.php%3Fmodule%3DGeneral%26action%3DDownLoad%26file%3D2004-6550-20041116-3-8.pdf%26type%3Dcal%26JWC%3D200826550&ei=xVLAVdKTOomk0gTUsZrQCg&usg=AFQjCNGkS0r48c3y1oFkcE_SDKf8G-jp_g
- 5. http://www.mizu-shori.com/solution/