

～ 流体力学の基礎 ～  
第7回  
流体摩擦および境界層2

OpenFOAM 勉強会 for beginner  
2012年05月26日(土)

# 講習会のスケジュール概要 (あくまでも現時点での予定です)

OpenFOAM  
勉強会  
for beginner

流体力学の基礎		
第 1回目	2011.09	流体について
第 2回目	2011.10	流体静力学
第 3回目	2012.01	流体運動の基礎理論1
第 4回目	2012.02	流体運動の基礎理論2
第 5回目	2012.03	流体運動の基礎理論3
第 6回目	2012.04	流体摩擦および境界層1
<b>第 7回目</b>	<b>2012.05</b>	<b>流体摩擦および境界層2</b>
第 8回目	2012.06	流体摩擦および境界層3
第 9回目	2012.07	流体抵抗

# 前回までのお話

- 流体には粘性がある。
  - { 境界層の形成
  - { エネルギーの損失の発生(摩擦の発生)
- 流体の状態には「層流」、「乱流」およびその中間的な「遷移領域」が存在する。

層流と乱流では円管内に作用する摩擦係数が大きく異なる。

# 前回の復習①

## ベルヌーイの定理

$$\frac{p_1}{\rho g} + \frac{v_1^2}{2g} + z_1 = \frac{p_2}{\rho g} + \frac{v_2^2}{2g} + z_2 + \Delta h_f$$

摩擦損失ヘッド

## ダルシー・ワイズバッハの式

$$\Delta h_f = \lambda \frac{l}{d} \frac{v^2}{2g}$$

$\lambda$ : 管摩擦係数(無次元)

$l$ : 管長、 $d$ : 管径

$v$ : 管内平均流速

管内の摩擦損失ヘッドの基本的な表現

## 前回の復習②

### 滑らかな円管の層流での損失ヘッド(ハーゲン・ポワズイユの法則)

Hagen・Poiseuille

$$\Delta h_f = \frac{64}{Re} \frac{l}{d} \frac{v^2}{2g} \quad \left( \lambda = \frac{64}{Re} \right)$$

### 滑らかな円管の乱流での損失ヘッド(損失係数)

- ① ブラジウスの式 ( $Re=3 \times 10^3 \sim 10^5$ )

Blasius

$$\lambda = 0.3164 Re^{-0.25}$$

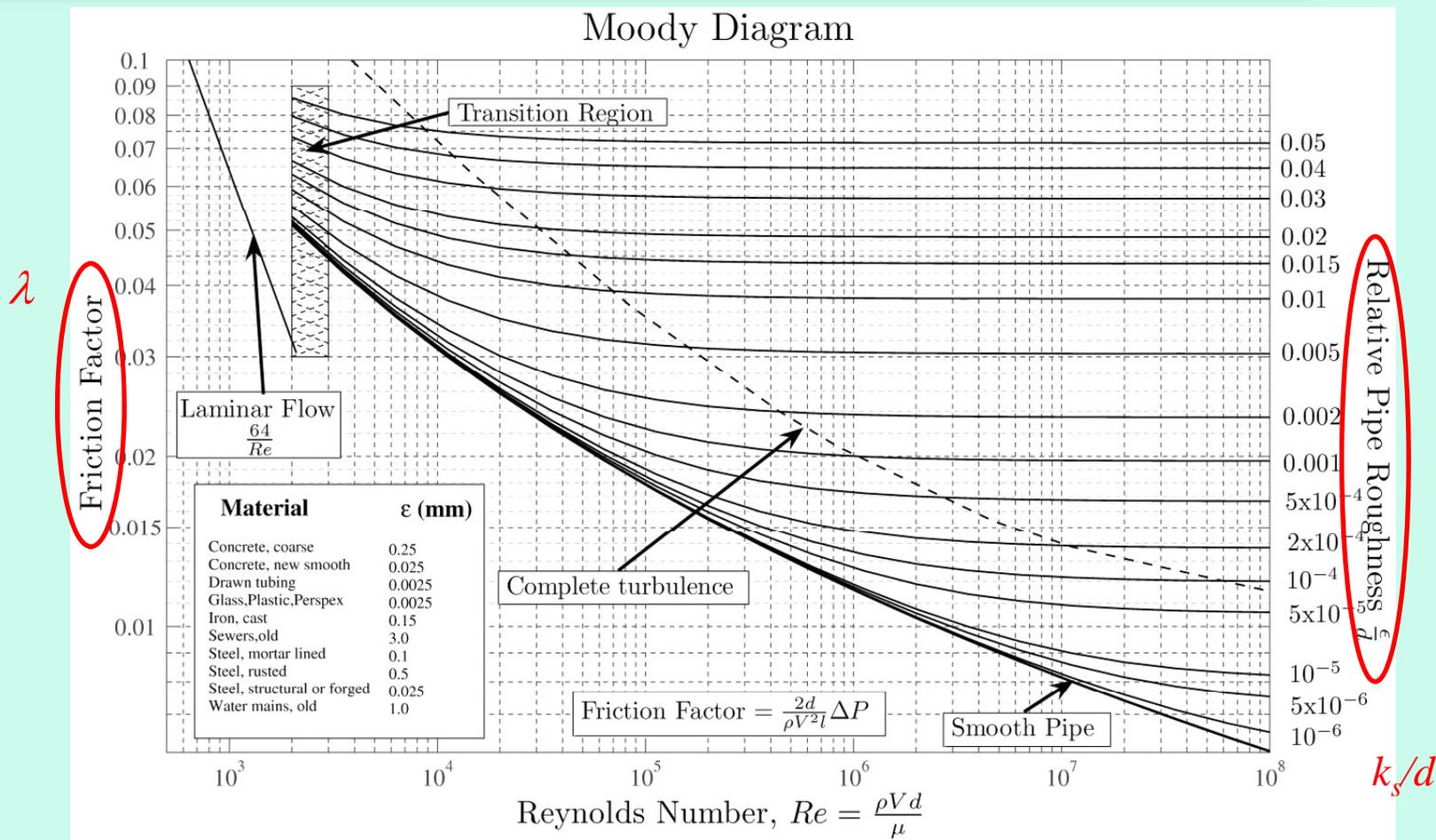
- ② プラントル・カルマンの式 ( $Re=3 \times 10^3 \sim 3 \times 10^6$ )

Prandtl・Karman

$$\frac{1}{\sqrt{\lambda}} = 2.0 \log_{10} (Re \sqrt{\lambda}) - 0.8$$

など...

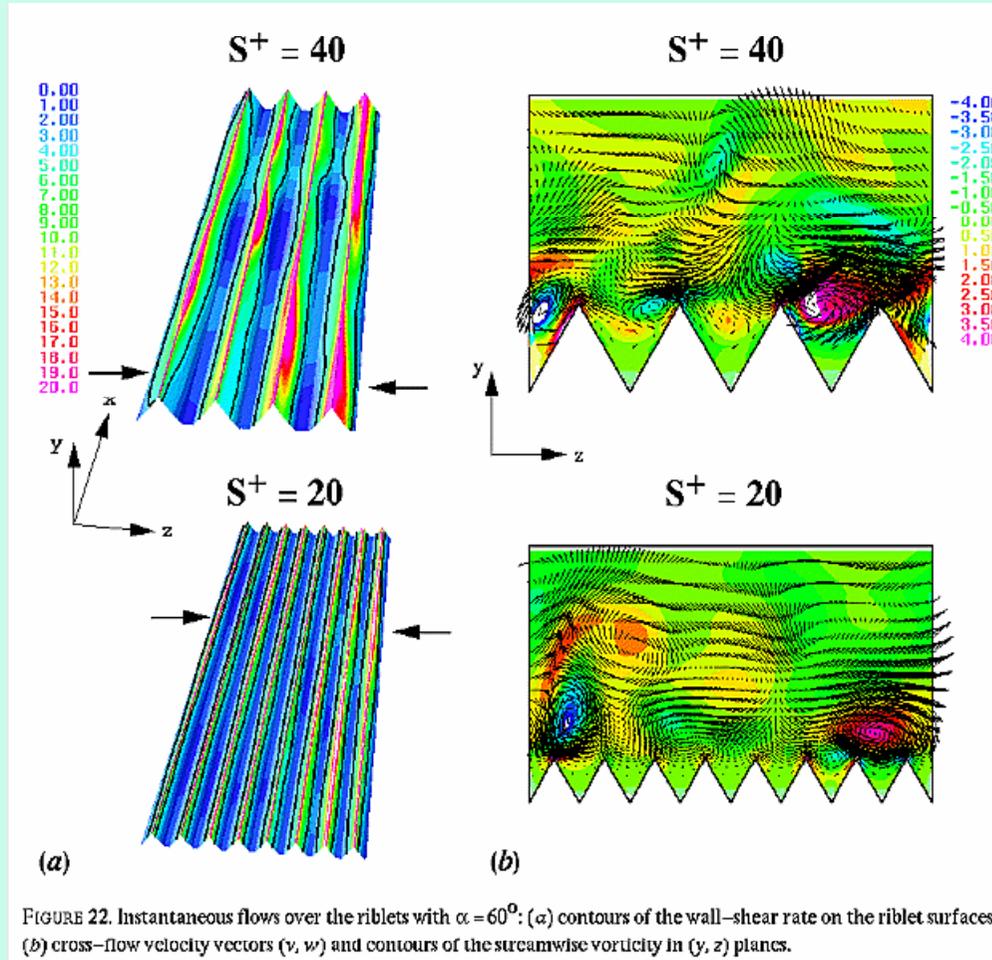
# 粗い円管での損失ヘッド (ムーディ線図)



管の表面粗さ(管径で正規化)

※ Wikipediaより

# 粗さがあっても摩擦低減する (リブレットによる乱流摩擦抵抗低減)

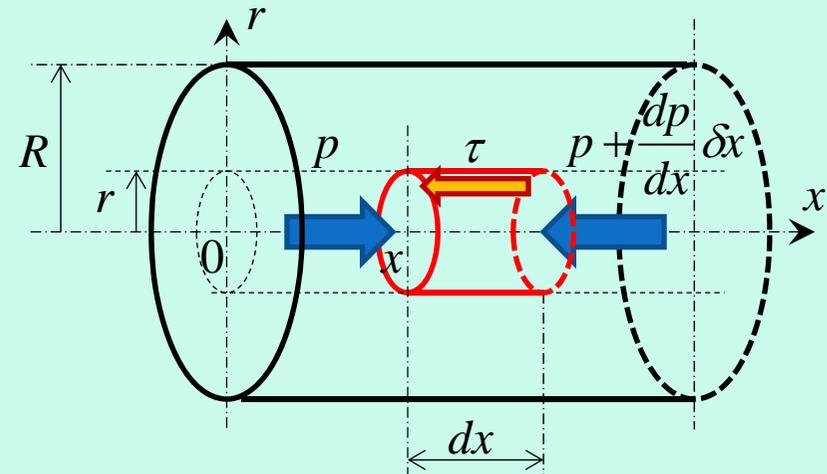


壁面に施された細かい溝  
(リブレット)が、乱流摩擦の  
低減効果を有することが  
知られている。

✧ [http://www.stanford.edu/group/ctr/gallery/images/006\\_1.gif](http://www.stanford.edu/group/ctr/gallery/images/006_1.gif)

# 層流における 滑らかな円管内の流れ①

右図のように、円管内の微小円筒形要素を考える。この要素に作用には、圧力およびせん断力が作用しており、この釣合いを式に表すと以下のようになる。



$$\left\{ p - \left( p + \frac{dp}{dx} \delta p \right) \right\} \pi r^2 = 2\pi r \cdot \tau \cdot \delta x$$

微小要素に作用する圧力      微小要素に作用するせん断力

$$\therefore \tau = -\frac{r}{2} \frac{dp}{dx}$$

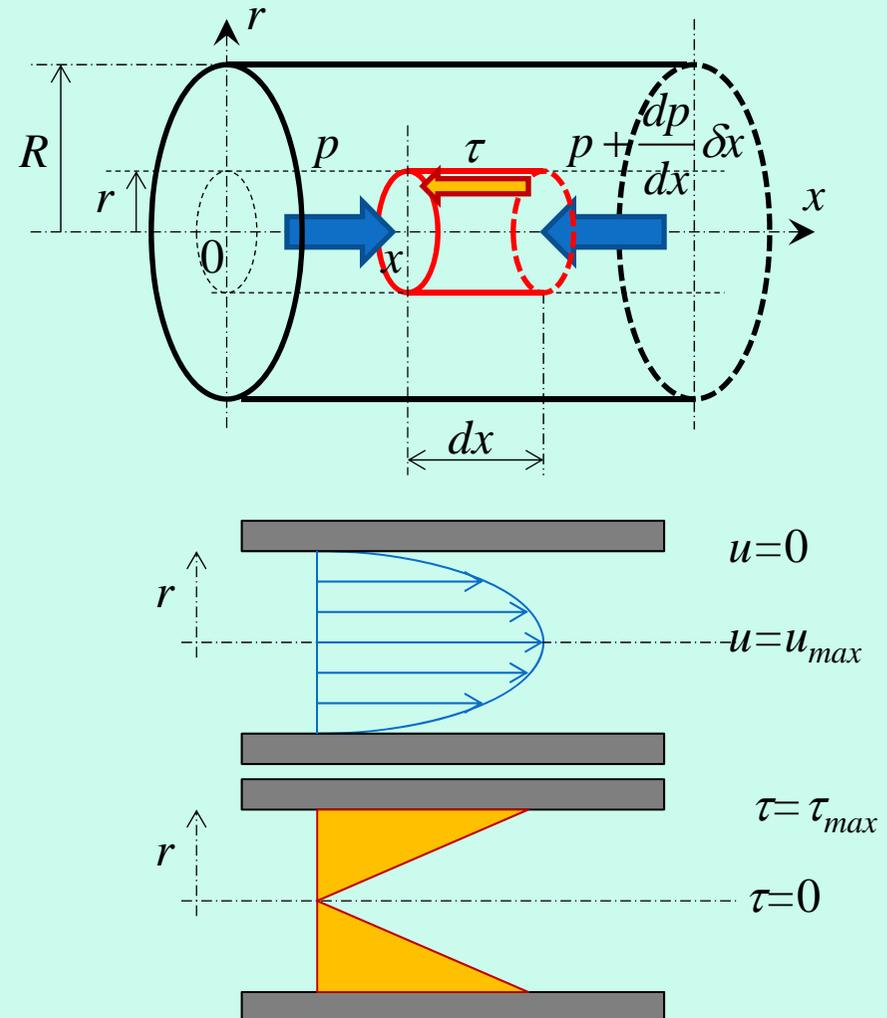
# 層流における 滑らかな円管内の流れ②

ここで、右図の座標系では、 $r$ が大きくなるにつれて $u$ が小さくなるので、 $du/dr$ は負となる。よって、ここでは、せん断応力 $\tau$ は次のように表される。

$$\therefore \tau = -\mu \frac{du}{dr}$$

よって、

$$\frac{du}{dr} = \frac{r}{2\mu} \frac{dp}{dx}$$



# 層流における 滑らかな円管内の流れ③

$$\frac{du}{dr} = \frac{r}{2\mu} \frac{dp}{dx}$$

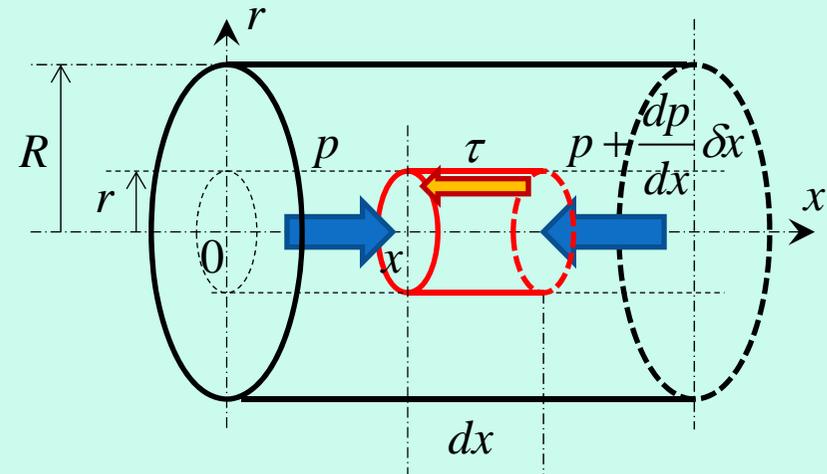
$r$ に関して積分すると、

$$u = \frac{r^2}{4\mu} \frac{dp}{dx} + c$$

$r=R$ のとき、 $u=0$ なので

$$c = -\frac{1}{4\mu} \frac{dp}{dx} R^2$$

$$\therefore u = -\frac{1}{4\mu} \frac{dp}{dx} (R^2 - r^2)$$



# 層流における 滑らかな円管内の流れ④

最大速度( $r=0$ )

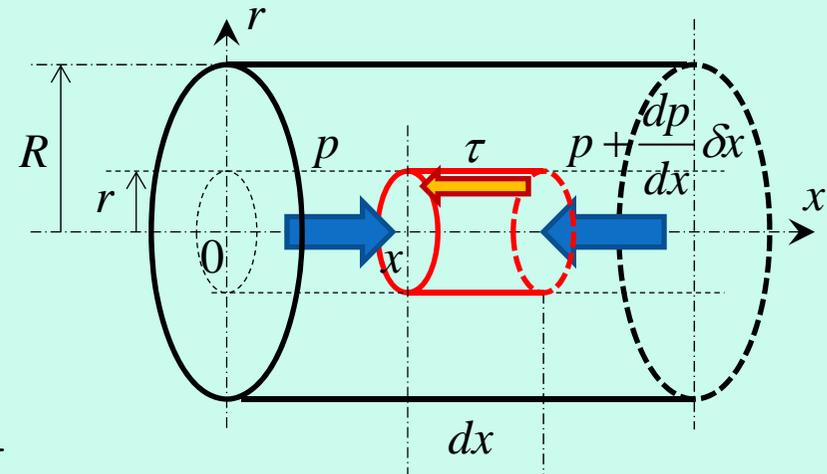
$$u_{\max} = -\frac{1}{4\mu} \frac{dp}{dx} R^2$$

流量

$$Q = \int_0^R u \cdot (2\pi r) \cdot dr = -\frac{dp}{dx} \frac{\pi R^4}{8\mu}$$

平均流速

$$v = \frac{Q}{A} = -\frac{1}{8\mu} \frac{dp}{dx} R^2 = \frac{u_{\max}}{2}$$



# 層流中の滑らかな円管内における 管摩擦係数①

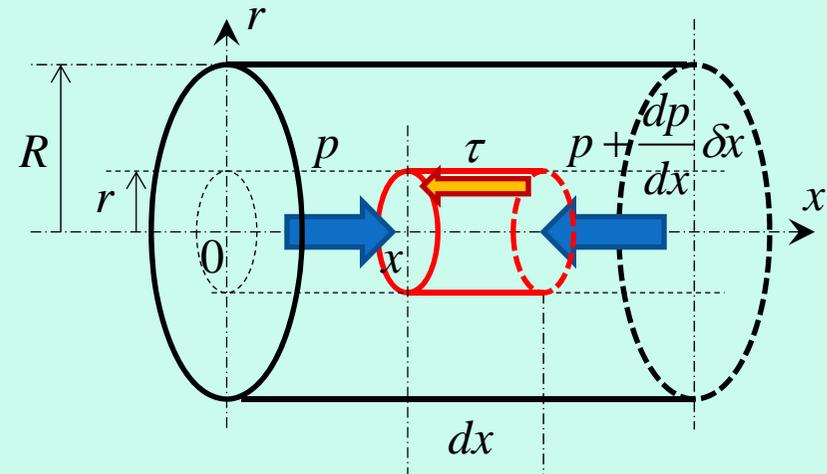
圧力勾配、 $dp/dx$

$x$ 方向に流れている場合は、  
圧力も $x$ 方向に沿って降下す  
る。  $\Rightarrow dp/dx < 0$ 。

ここで、管路長 $l$ の間の圧力降下  
を $\Delta p$ とすると、

$$\frac{dp}{dx} = -\frac{\Delta p}{l} < 0$$

$$\therefore Q = \frac{\Delta p}{l} \frac{\pi R^4}{8\mu}$$



# 層流中の滑らかな円管内における 管摩擦係数②

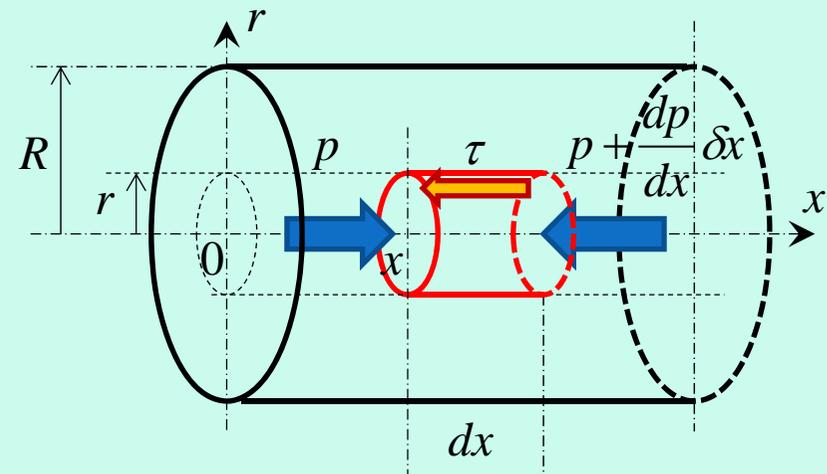
$x$ 方向に流れている場合は、  
ここで、管の直径を $d(=R/2)$ と  
すると、

$$Q = \frac{\Delta p}{l} \frac{\pi d^4}{128 \mu}$$

$$\Delta p = 128 \frac{\mu l}{\pi d^4} Q$$

ここで、 $\Delta p = \rho g \Delta h$ 、 $v = 4Q/\pi d^2$ とすると、

$$\Delta h = \frac{64}{\lambda} \frac{l}{d} \frac{v^2}{2g} \quad \left( \text{Re} = \frac{\rho v d}{\mu} \right) \quad \longrightarrow \quad \lambda = \frac{64}{\text{Re}}$$



# まとめ

本講座では、以下のことについて説明しました。

- 壁面の粗度が管乱流摩擦抵抗に与える効果を示すムーディ線図を紹介した。
- 層流の管路内流れで、管摩擦抵抗が $64/Re$ で表せることを理論的に示した。

## 次回の予告

次回の流体力学の基礎では、  
「**流体摩擦および境界層3**」と題して講習会を行います。

次回もOpenFOAM勉強会for beginnerの中  
で行いたいと思います。

本日は、講習会「流体力学の基礎」に  
お付き合い頂きありがとうございました。