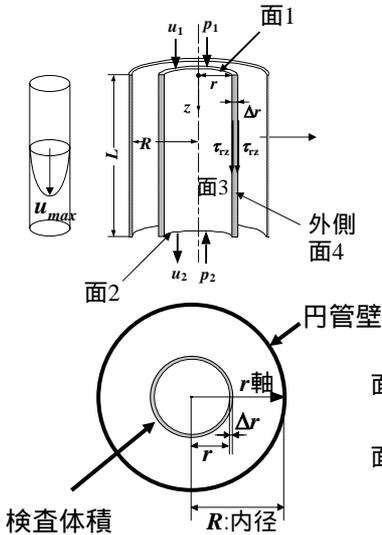


### A3.円管内層流の速度分布

(教科書5・1・1では違う方法で導いている)



特徴: 軸対称 ・流速は半径方向に変化  
 ・同心円周上は等しい

↓ 流れに沿って  
 変化のある方向は薄く

検査体積: 軸を中心とする円筒

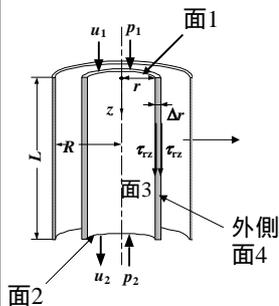
面1, 面2: ドーナツ状  $A_1, A_2: \text{円周} \times \text{厚さ} = 2\pi r \Delta r$

面3, 面4: 円筒面  $A_3, A_4: 2\pi r L$

検査体積

R: 内径

### 運動量収支



I. 粘性  $\tau A: (2\pi r L \tau_{rz})|_{r=r} - (2\pi r L \tau_{rz})|_{r=r+\Delta r}$

II. 流れ  $\rho u^2 A: \rho u_1^2 \cdot 2\pi r \Delta r - \rho u_2^2 \cdot 2\pi r \Delta r$

III. 圧力・重力:  $2\pi r \Delta r \cdot (p_1 - p_2) + 2\pi r \Delta r L \cdot \rho g$

↓  $\Delta P = (p_1 - p_2) + \rho L g$

$2\pi r \Delta r \cdot \Delta P$

## 収支式

移動論第一 A3-3

$$2\pi r \Delta r (\rho u_1^2 - \rho u_2^2) + 2\pi L \left\{ (r \tau_{rz}) \Big|_{r=r} - (r \tau_{rz}) \Big|_{r=r+\Delta r} \right\} + 2\pi r \Delta r \cdot \Delta P = 0$$

流れ方向に流速は変化しない  $\longrightarrow \rho u_1^2 - \rho u_2^2 = 0$

両辺を  $2\pi r \Delta r L$  で除する

$\tau_{rz} = -\mu \frac{du}{dr}$  を代入する

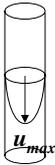
$$\frac{1}{r} \cdot \frac{\left\{ r \left( -\mu \frac{du}{dr} \right) \right\} \Big|_{r=r+\Delta r} - \left\{ r \left( -\mu \frac{du}{dr} \right) \right\} \Big|_{r=r}}{\Delta r} = \frac{\Delta P}{L}$$

$$\underline{-\mu \frac{d}{dr} \left( r \frac{du}{dr} \right) = \frac{\Delta P}{L} \cdot r} \quad (\text{A3}\cdot 1)$$

この式を適切な境界条件下で解く

## 境界条件

移動論第一 A3-4



$$1) r=0 \text{ (管の中心) において } \tau_{rz} = -\mu \frac{du}{dr} = 0$$

$$2) r=R \text{ (管の壁) において } u=0$$

$$\text{(A3}\cdot 1\text{) 式を積分 } \frac{du}{dr} = -\frac{\Delta P}{2\mu L} \cdot r + \frac{C_1}{r} \quad 1) \text{より } C_1=0$$

$$u = -\frac{\Delta P}{4\mu L} r^2 + C_2 \quad 2) \text{より } C_2 = \frac{\Delta P R^2}{4\mu L}$$

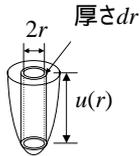
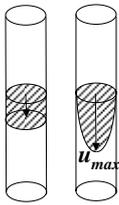
$$\downarrow$$

$$u = \frac{\Delta P R^2}{4\mu L} \left\{ 1 - \left( \frac{r}{R} \right)^2 \right\} \quad \text{: 流速分布}$$

$$r=0 \longrightarrow u_{\max} = \frac{\Delta P R^2}{4\mu L}$$

## 流速分布から体積流量を求める

平坦な分布はありえない



体積流量:

つりがね状部分の体積

右の薄い円筒体積:  $2\pi r u dr$  →  $r=0$ から $R$ (半径)まで積分

$$Q = \int_0^R 2\pi r u dr = \int_0^R 2\pi r \frac{\Delta P R^2}{4\mu L} \left\{ 1 - \left( \frac{r}{R} \right)^2 \right\} dr = \frac{\pi \Delta P R^4}{8\mu L} \quad (5.9) \text{ P.43}$$

: ハーゲンポアズイユ (Hagen-Poiseuille) の式  
流量と圧力損失の関係を表す

$$\text{管断面平均流速: } u_a = \frac{Q}{A} = \frac{\Delta P R^2}{8\mu L} = \frac{u_{\max}}{2}$$