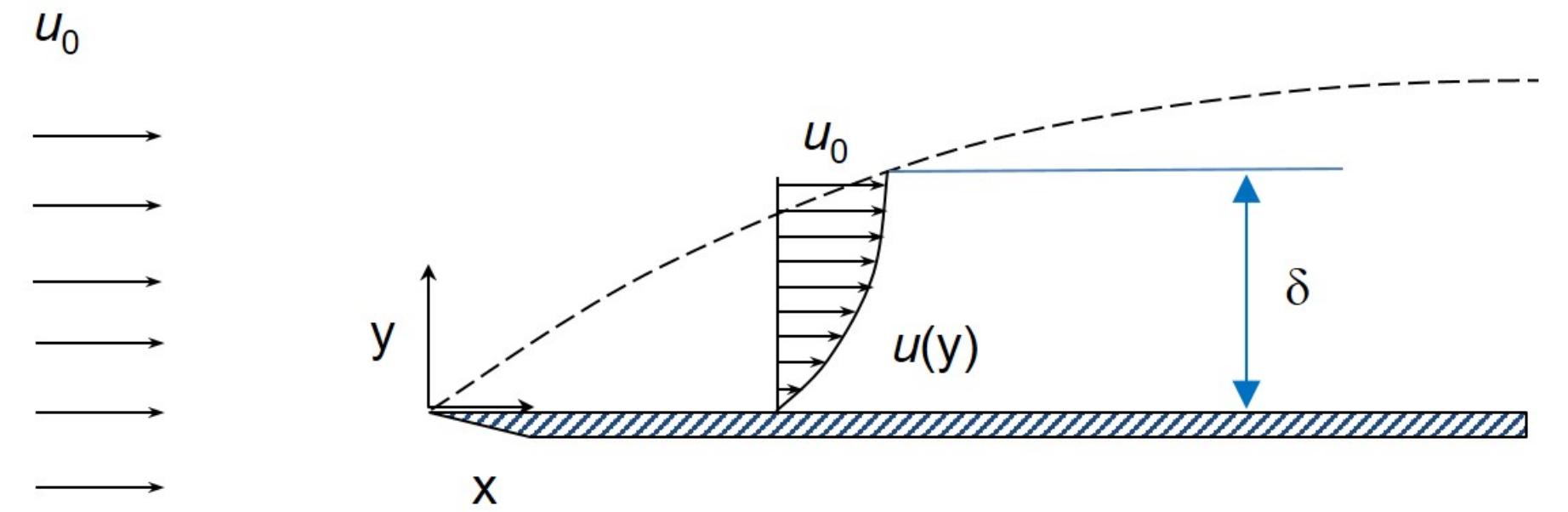


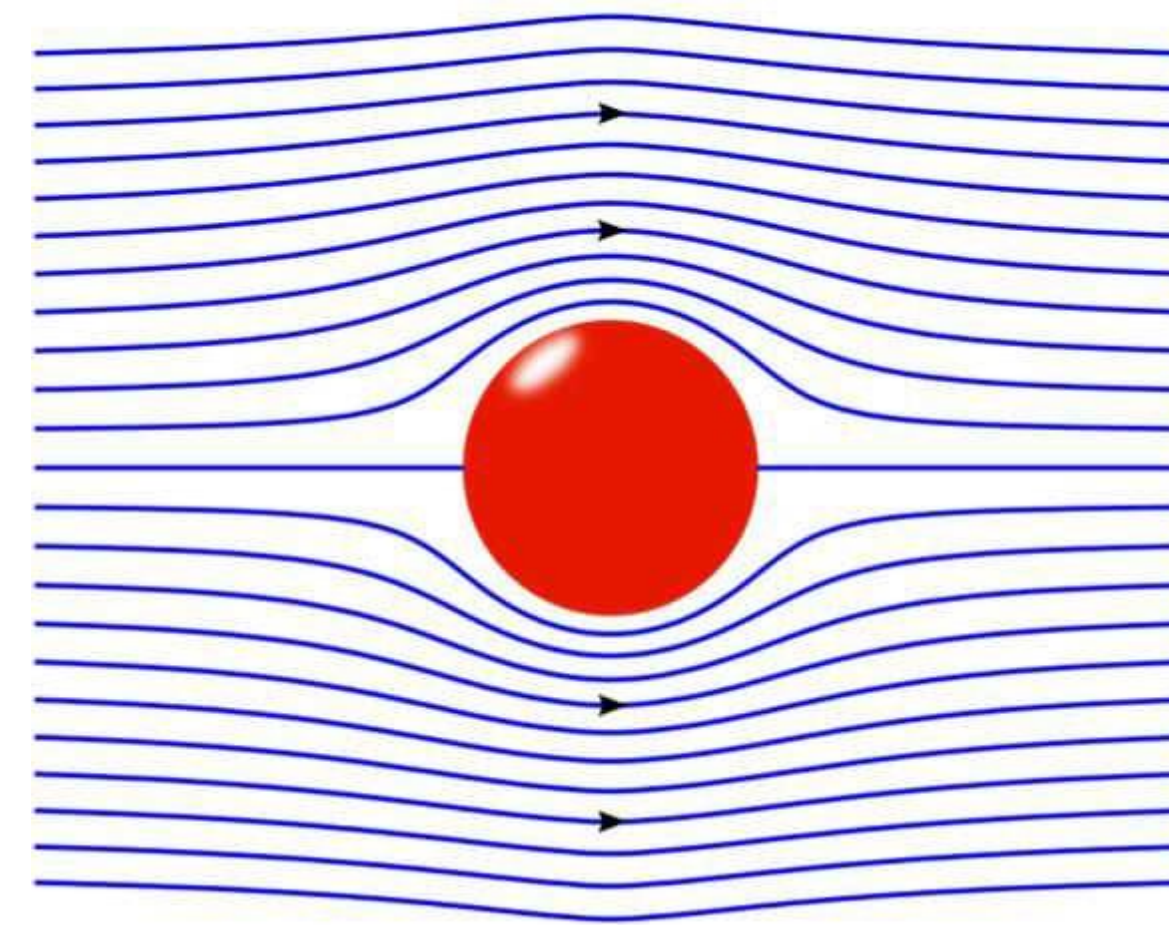
# Repaso de Clase 8

- Aplicaciones de flujos viscosos
- Capa límite >>> Generación de vorticidad por fricción



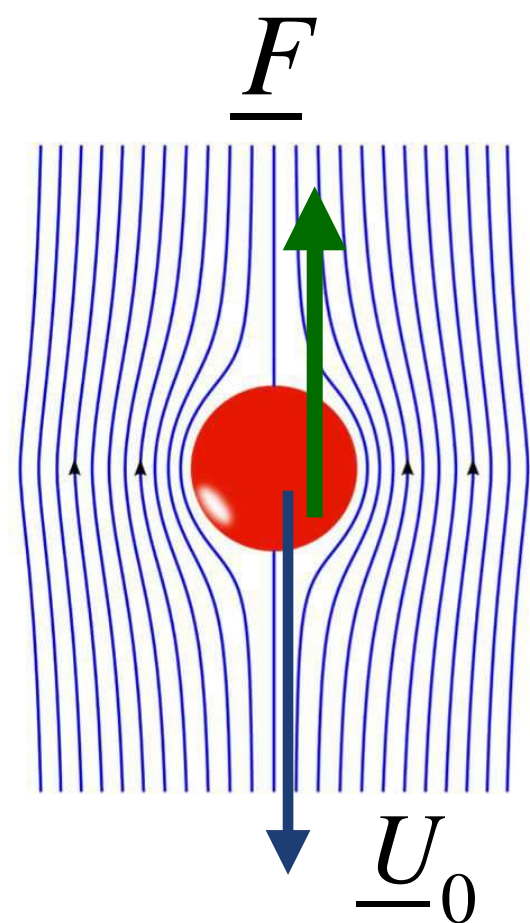
- Espesor de capa límite >>>  $\delta(x) = \sqrt{\frac{2\nu x}{U_0}}$

- Flujo viscoso sobre una esfera >>> Ley de Stokes



- Fuerza sobre la esfera >>>  $\underline{F} = 6\pi\nu a \underline{U}_0$

- Para una esfera que se mueve con  $\underline{U}_0$  en un medio viscoso en reposo >>>  $\underline{F} = -6\pi\nu a \underline{U}_0$

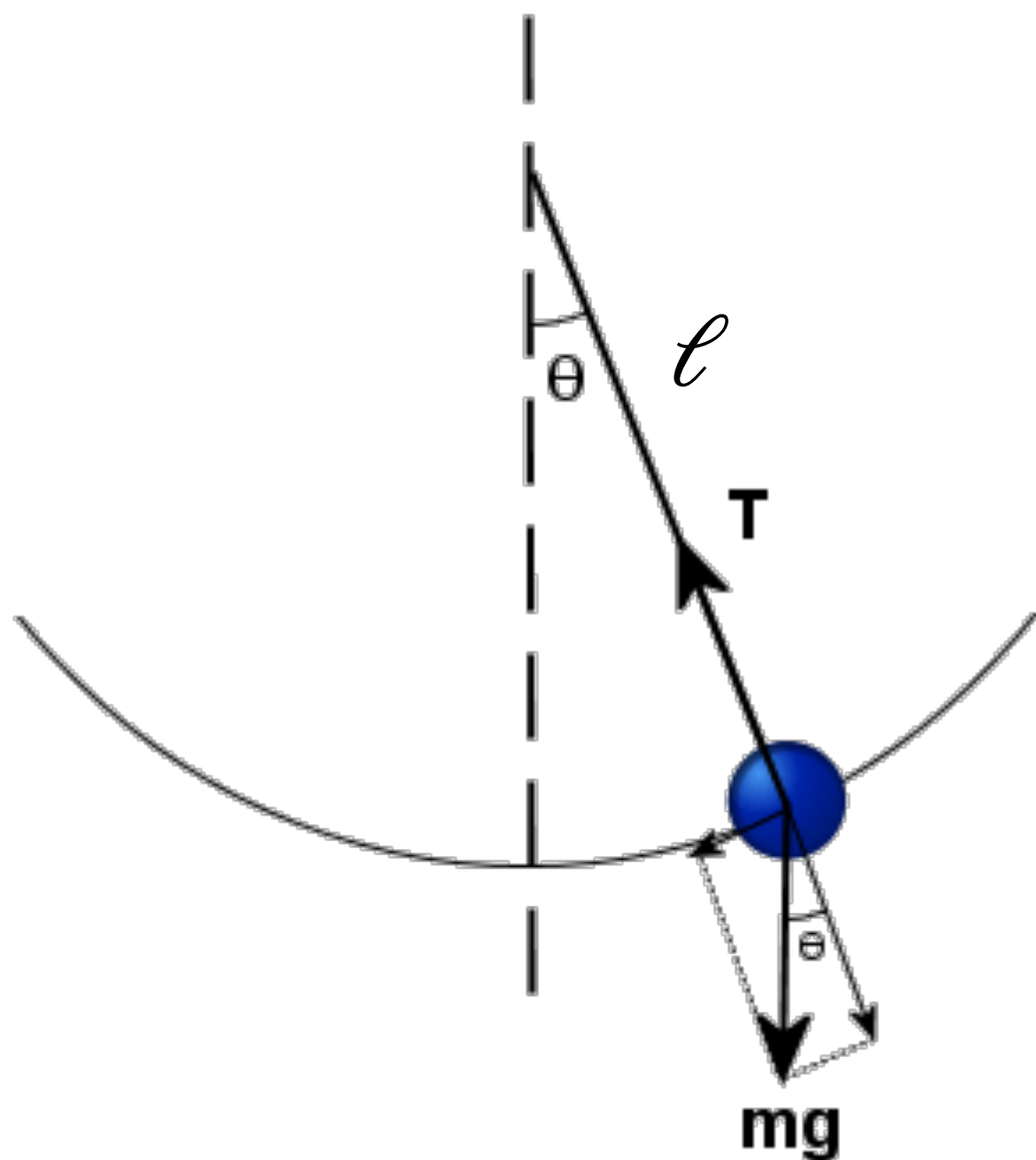


# Análisis dimensional

El análisis dimensional se basa en que cualquier ecuación que exprese una ley física, debe satisfacerse independientemente del sistema de unidades empleado.

Cada sistema de unidades corresponde a una diferente elección de magnitudes primarias: L, T, M, ...

Veamos un ejemplo sencillo: **Cual es el período del péndulo?**



Supongamos que el período debe depender de

$$\tau = \tau(m, \ell, g)$$

Aquí es clave decidir de cuales parámetros depende el período  $\tau$ , sin olvidar ninguno relevante. La forma funcional en la cual  $\tau$  depende de los parámetros  $m$ ,  $\ell$  y  $g$ , debe ser tal que el resultado tenga unidades de tiempo. Es decir:

$$\tau \simeq m^\alpha \ell^\beta g^\gamma$$

Si prestamos atención a las unidades de cada cantidad:

$$T = M^\alpha L^\beta \left(\frac{L}{T^2}\right)^\gamma$$

Si igualamos los exponentes de M, L y T de cada lado:

$$\alpha = 0$$

$$\beta + \gamma = 0$$

$$1 = -2\gamma$$

Es decir que:  $\tau \simeq \sqrt{\ell/g}$

El resultado exacto (al resolver el problema) es:  $\tau = 2\pi\sqrt{\ell/g}$

# Teorema Pi de Buckingham

Sea  $a = f(a_1, \dots, a_n)$  y  $(a, a_1, \dots, a_n)$  expresadas en términos de  $k$  ( $k \leq n$ ) unidades primarias. Entonces, es posible formar  $(n+1-k)$  cantidades adimensionales  $(\pi, \pi_1, \dots, \pi_{n-k})$  tales que  $\pi = F(\pi_1, \dots, \pi_{n-k})$ .

Dem  
Sin perder generalidad, elegimos como independientes a  $(a_1, \dots, a_k)$ , es decir  $[a_1] = A_1, \dots, [a_k] = A_k$ .

Por hipótesis, las restantes pueden expresarse como combinación de estas:

$$[a] = A_1^{\alpha_1} \dots A_k^{\alpha_k} \dots [a_{k+1}] = A_1^{\beta_1} \dots A_k^{\beta_k} \dots [a_n] = A_1^{\epsilon_1} \dots A_k^{\epsilon_k}$$

Si ahora reescalamos las  $k$  magnitudes

independientes (pasamos de  $m$  a  $cm$ , por ejemplo)

$$\left. \begin{matrix} a'_1 = b_1 a_1 \\ \vdots \\ a'_k = b_k a_k \end{matrix} \right\} \rightarrow \left. \begin{matrix} a' = b_1^{\alpha_1} \dots b_k^{\alpha_k} a \\ a'_{k+1} = b_1^{\beta_1} \dots b_k^{\beta_k} a_{k+1} \\ \vdots \\ a'_n = b_1^{\epsilon_1} \dots b_k^{\epsilon_k} a_n \end{matrix} \right\}$$

Desde luego:  $a' = f(a'_1, \dots, a'_n)$ , es decir que

$$b_1^{\alpha_1} \dots b_k^{\alpha_k} a = f(b_1 a_1, \dots, b_k a_k, b_1^{\beta_1} \dots b_k^{\beta_k} a_{k+1}, \dots, b_1^{\epsilon_1} \dots b_k^{\epsilon_k} a_n)$$

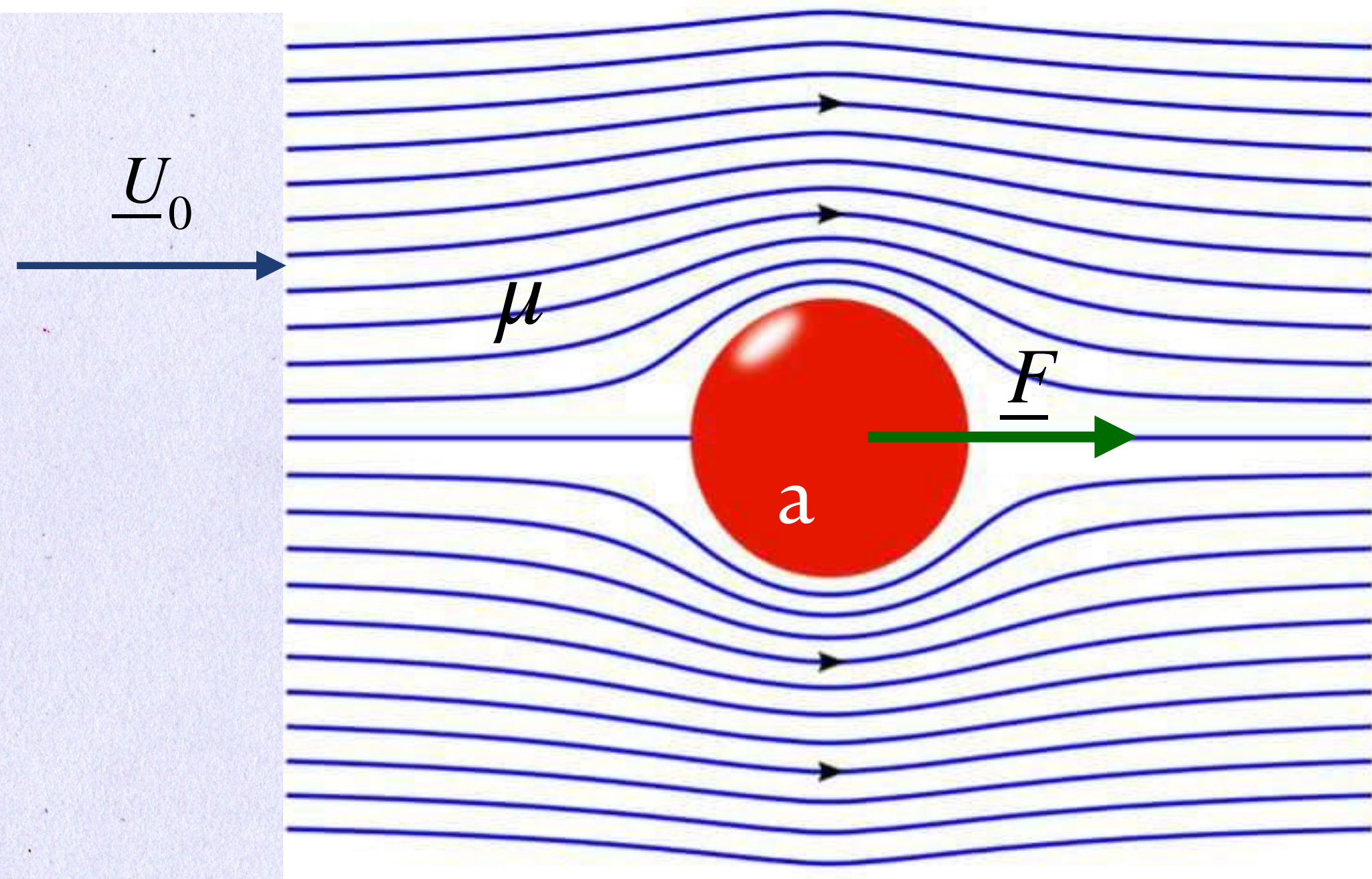
Elegimos un reescalamiento que dejes a las cantidades primarias como unidades patrón:

$$\left. \begin{matrix} b_1 = \frac{1}{a_1} \\ \vdots \\ b_k = \frac{1}{a_k} \end{matrix} \right\} \rightarrow \frac{a}{a_1^{\alpha_1} \dots a_k^{\alpha_k}} = f\left(1, \dots, 1, \frac{a_{k+1}}{a_1^{\beta_1} \dots a_k^{\beta_k}}, \dots, \frac{a_n}{a_1^{\epsilon_1} \dots a_k^{\epsilon_k}}\right)$$

Definimos:  $\pi = \frac{a}{a_1^{\alpha_1} \dots a_k^{\alpha_k}} \dots \pi_1 = \frac{a_{k+1}}{a_1^{\beta_1} \dots a_k^{\beta_k}} \dots \pi_{n-k} = \frac{a_n}{a_1^{\epsilon_1} \dots a_k^{\epsilon_k}}$

y  $F(\underbrace{* \dots *}_{n-k}) = f(\underbrace{1 \dots 1}_k, \underbrace{* \dots *}_{n-k}) \rightarrow \pi = F(\pi_1, \dots, \pi_{n-k})$

# Ejemplo 1: Ley de Stokes



Cuánto vale  $F$ ?

Supongamos que  $F = F(\mu, a, U_0)$

- El teorema  $\pi$  no me dice de que parámetros depende la incógnita.
- Me dice cuantos números  $Pi$ , pero no dice cuales son.

En este caso:

$$\left. \begin{array}{l} n = 3 \\ k = 3 (M, L, T) \end{array} \right\} \rightarrow n - k + 1 = 1 \rightarrow \pi = \text{cte}$$

$$\left. \begin{array}{l} [\mu] = \frac{M}{LT} \\ [a] = L \\ [U_0] = \frac{L}{T} \\ [F] = \frac{ML}{T^2} \end{array} \right\} \rightarrow F \approx \mu^\alpha a^\beta U_0^\gamma$$

$$\therefore \frac{ML}{T^2} = \left(\frac{M}{LT}\right)^\alpha L^\beta \left(\frac{L}{T}\right)^\gamma$$

$$\left. \begin{array}{l} (M) \quad 1 = \alpha \\ (L) \quad 1 = -\alpha + \beta + \gamma \\ (T) \quad 2 = \alpha + \gamma \end{array} \right\} \begin{array}{l} \xrightarrow{\alpha = 1} \\ \beta = 1 \\ \gamma = 1 \end{array} \rightarrow F \approx \mu a U_0$$

- La clase pasada obtuvimos la expresión exacta:

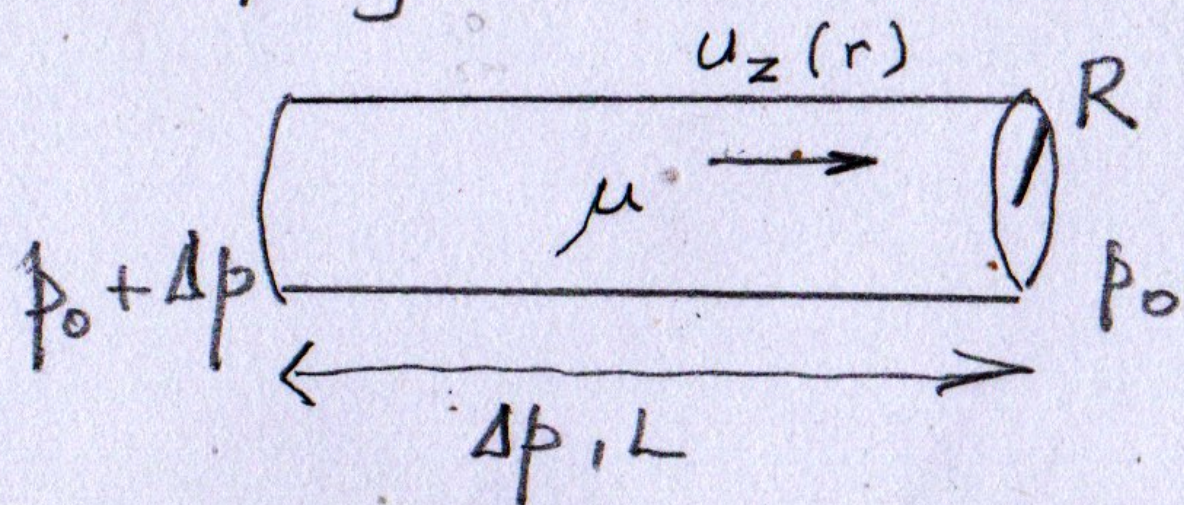
$$\underline{F} = 6\pi\mu a \underline{U}_0$$

- Noten que si en vez de una esfera fuera una piedra de tamaño lineal  $a$ , solo cambiará el factor adimensional  $6\pi$  según sea la forma de la piedra.

# Ejemplo 2: Flujo de Poiseuille

Un flujo viscoso a través de un cilindro es un problema muy relevante (acueducto, oleoducto, flujo sanguíneo, etc), conocidos como flujo de Poiseuille.

En el caso incompresible, estacionario y a bajo Reynolds ( $Re \ll 1$ ) es



$$\rho \left[ \underbrace{\frac{\partial \underline{u}}{\partial t}}_{=0} + \underbrace{(\underline{u} \cdot \nabla)}_{=0} \underline{u} \right] = -\nabla p + \mu \nabla^2 \underline{u}$$

Noten que no depende de  $\rho$ .

Cuanto vale el caudal volumétrico  $Q$ ?

$$Q = Q\left(\frac{\Delta p}{L}, R, \mu\right)$$

$$[Q] = \frac{L^3}{T}$$

$$\left[\frac{\Delta p}{L}\right] = \frac{M}{L^2 T^2}$$

$$\left. \begin{array}{l} n=3 \\ k=3 \end{array} \right\} \rightarrow n-k+1=1$$

$$Q = \left(\frac{\Delta p}{L}\right)^\alpha R^\beta \mu^\gamma$$

$$\therefore \frac{L^3}{T} = \left(\frac{M}{L^2 T^2}\right)^\alpha L^\beta \left(\frac{M}{L T}\right)^\gamma$$

$$\textcircled{M} \quad \alpha + \gamma = 0$$

$$\textcircled{L} \quad 3 = -2\alpha + \beta - \gamma$$

$$\textcircled{T} \quad 1 = 2\alpha + \gamma$$

$$\left. \begin{array}{l} \alpha=1 \\ \beta=4 \\ \gamma=-1 \end{array} \right\} \rightarrow Q \approx \frac{\Delta p}{\mu L} R^4$$

El caudal es proporcional al salto de presión  $\frac{\Delta p}{L}$ , inversamente prop. a  $\mu$  y depende fuertemente del radio del tubo (como  $R^4$ ).

Cuanto vale la velocidad  $u_z(r)$ ?

$$u_z = u_z\left(r, R, \frac{\Delta p}{\mu L}\right) \quad \left[\frac{\Delta p}{\mu L}\right] = \frac{1}{L T}$$

$$\text{Ahora: } \left. \begin{array}{l} n=3 \\ k=2 \end{array} \right\} \rightarrow n-k+1=2 \Rightarrow \pi = F(\pi_1)$$

$$u_z \approx \frac{\Delta p}{\mu L} R^2 F\left(\frac{r}{R}\right)$$

La condición de contorno debe ser  $u_z(r=R) = 0$

Si planteamos en cilíndricas:

$$u_z(r) = \frac{\Delta p}{4\mu L} (R^2 - r^2)$$