

Entrega: 30 de octubre de 2025

Problema 1

Muestra que la $\frac{D\mathbf{v}}{Dt}$ también puede escribirse como

$$\frac{D\mathbf{v}}{Dt} = \partial_t \mathbf{v} + \nabla \left(\frac{v^2}{2} \right) - \mathbf{v} \times (\nabla \times \mathbf{v}), \quad v^2 = \mathbf{v} \cdot \mathbf{v}$$

SOLUCIÓN

La derivada material es

$$\frac{D\vec{v}}{Dt} = \frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + \vec{v} \cdot \nabla \vec{v}. \quad (1.1)$$

Para a llegar a la forma deseada usamos la siguiente identidad vectorial

$$\begin{aligned} \nabla(v^2) &= \vec{v} \cdot \nabla \vec{v} + \vec{v} \cdot \nabla \vec{v} + \vec{v} \times (\nabla \times \vec{v}) + \vec{v} \times (\nabla \times \vec{v}), \\ &= 2 \left[\vec{v} \cdot \nabla \vec{v} + \vec{v} (\nabla \times \vec{v}) \right], \\ \vec{v} \cdot \nabla \vec{v} &= \nabla \left(\frac{v^2}{2} \right) - \vec{v} \times (\nabla \times \vec{v}). \end{aligned}$$

Sustituyendo este resultado en la [Ecuación \(1.1\)](#),

$$\frac{D\vec{v}}{Dt} = \frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + \nabla \left(\frac{v^2}{2} \right) - \vec{v} \times (\nabla \times \vec{v}). \quad (1.2)$$

Problema 2

Deriva la siguiente ecuación de vorticidad para un fluido de densidad y viscosidad constantes:

$$\frac{\partial \mathbf{w}}{\partial t} + (\mathbf{v} \cdot \nabla) \mathbf{w} = (\mathbf{w} \cdot \nabla) \mathbf{v} + \nu \nabla^2 \mathbf{w}$$

donde $\mathbf{w} = \nabla \times \mathbf{v}$ y $\nu = \frac{\mu}{\rho}$.

SOLUCIÓN

Partiendo de la ecuación de Cauchy para un fluido compresible,

$$\mu \nabla^2 \vec{v} + (\lambda + \mu) \nabla(\nabla \cdot \vec{v}) - \nabla p + \rho \vec{f} = \rho \frac{D\vec{v}}{Dt}.$$

Sea \vec{f} conservativa,

$$\mu \nabla^2 \vec{v} + (\lambda + \mu) \nabla(\nabla \cdot \vec{v}) - \nabla p - \rho \nabla \phi = \rho \frac{D\vec{v}}{Dt}.$$

Calculando el rotacional de la expresión anterior,

$$\nabla \times (\mu \nabla^2 \vec{v} + (\lambda + \mu) \nabla(\nabla \cdot \vec{v}) - \nabla p + \rho \vec{f}) = \rho \nabla \times \left(\frac{D\vec{v}}{Dt} \right).$$

Del LHS tenemos que el único término de cero es $\nabla^2 \vec{v}$, pues el resto son de la forma $\nabla \times \nabla(\dots) = 0$, así

$$\mu \nabla^2 (\nabla \times \vec{v}) = \rho \nabla \times \left(\frac{D\vec{v}}{Dt} \right). \quad (2.1)$$

Ahora, desarrollamos el RHS, usando el resultado del problema anterior,

$$\begin{aligned} \nabla \times \left(\frac{D\vec{v}}{Dt} \right) &= \nabla \times \left(\frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + \nabla \left(\frac{v^2}{2} \right) - \vec{v} \times (\nabla \times \vec{v}) \right), \\ &= \frac{\partial}{\partial t} (\nabla \times \vec{v}) + \nabla \times \nabla \left(\frac{v^2}{2} \right) - \nabla \times (\vec{v} \times (\nabla \times \vec{v})), \\ &= \frac{\partial}{\partial t} (\nabla \times \vec{v}) + -\nabla \times (\vec{v} \times (\nabla \times \vec{v})), \\ \nabla \times \left(\frac{D\vec{v}}{Dt} \right) &= \frac{\partial \vec{w}}{\partial t} - \nabla \times (\vec{v} \times \vec{w}), \end{aligned} \quad (2.2)$$

pues $\vec{w} = \nabla \times \vec{v}$.

Usando la siguiente identidad vectorial,

$$\nabla \times (\vec{v} \times \vec{w}) = \vec{v}(\nabla \cdot \vec{w}) - \vec{w}(\nabla \cdot \vec{v}) + (\vec{w} \cdot \nabla) \vec{v} - (\vec{v} \cdot \nabla) \vec{w}.$$

Sustituyendo en la [Ecuación \(2.2\)](#),

$$\begin{aligned}\nabla \times \left(\frac{D\vec{v}}{Dt} \right) &= \frac{\partial \vec{w}}{\partial t} - \vec{v}(\nabla \cdot \vec{w}) + \vec{w}(\nabla \cdot \vec{v}) - (\vec{w} \cdot \nabla) \vec{v} + (\vec{v} \cdot \nabla) \vec{w}, \\ &= \frac{\partial \vec{w}}{\partial t} + \vec{v} \cdot \nabla \vec{w} + \vec{w}(\nabla \cdot \vec{v}) - (\vec{w} \cdot \nabla) \vec{v}, \\ &= \frac{\partial \vec{w}}{\partial t} + (\vec{v} \cdot \nabla) \vec{w} - (\vec{w} \cdot \nabla) \vec{v},\end{aligned}$$

donde $\nabla \cdot \vec{w} = \nabla \cdot (\nabla \times \vec{w}) = 0$ y $\nabla \cdot \vec{v} = 0$ pues la densidad es constante, i.e. el fluido es incompresible.

Finalmente, de la sustitución de este resultado en la [Ecuación \(2.1\)](#), tenemos que la vorticidad es:

$$\frac{\mu}{\rho} \nabla^2 \vec{w} = \frac{\partial \vec{w}}{\partial t} + (\vec{v} \cdot \nabla) \vec{w} - (\vec{w} \cdot \nabla) \vec{v},$$

$$\boxed{\frac{\partial \vec{w}}{\partial t} + (\vec{v} \cdot \nabla) \vec{w} = (\vec{w} \cdot \nabla) \vec{v} + \nu \nabla^2 \vec{w}}, \quad (2.3)$$

con $\nu = \mu/\rho$.

Problema 3

Muestra que, para un flujo bidimensional de un fluido Newtoniano incompresible con \mathbf{f} conservativa, la vorticidad $\mathbf{w} = \frac{1}{2}\nabla \times \mathbf{v}$ satisface la ecuación de difusión

$$\rho \frac{D\mathbf{w}}{Dt} = \mu \nabla^2 \mathbf{w}.$$

SOLUCIÓN

Usando el resultado del problema anterior,

$$\frac{D\vec{w}}{Dt} = (\vec{w} \cdot \nabla) \vec{v} + \frac{\mu}{\rho} \nabla^2 \vec{w},$$

donde $\frac{D\vec{w}}{Dt} = \frac{\partial \vec{w}}{\partial t} + \vec{v} \cdot \nabla \vec{w}$.

Por otro lado, para un flujo bidimensional $\vec{w} = w_z \hat{\mathbf{k}}$ y $\vec{v} = v_x \hat{\mathbf{i}} + v_y \hat{\mathbf{j}}$, por lo que el término $\vec{w} \cdot \nabla \vec{v} = 0$. De esta manera, la ecuación de difusión es:

$$\rho \frac{D\vec{w}}{Dt} = \mu \nabla^2 \vec{w}.$$

Problema 4

Considera un fluido ideal, donde $\boldsymbol{\sigma} = -p\mathbf{I}$, y fuerza de cuerpo conservativa $\mathbf{f} = -\nabla\phi$.

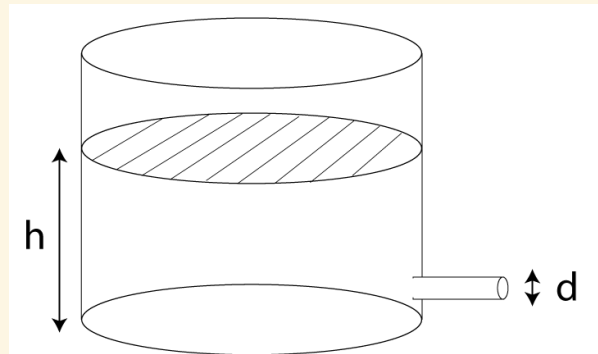
(a) Para flujo estacionario, demuestra que:

$$\nabla \cdot \left(\mathbf{v} \left(\frac{v^2}{2} + \phi \right) \right) + \frac{1}{\rho} \mathbf{v} \cdot \nabla p = 0.$$

(b) Para flujo estacionario e irrotacional (i.e. $\nabla \times \mathbf{v} = 0$), demuestra que:

$$\nabla \left(\frac{v^2}{2} + \phi \right) + \frac{1}{\rho} \nabla p = 0.$$

(c) Determina la velocidad y el gasto volumétrico del fluido en la salida de la boquilla en la pared del depósito mostrado en la figura ($d \ll D$, con D el diámetro del contenedor.)



SOLUCIÓN

Inciso (a)

Sabemos que la ecuación de Cauchy es

$$\nabla \cdot \boldsymbol{\sigma} + \rho \vec{f} = \rho \frac{D\vec{v}}{Dt}.$$

Por la Ecuación (1.2) y las hipótesis, la expresión anterior se ve como:

$$-\nabla p - \rho \nabla \phi = \rho \left(\frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + \nabla \left(\frac{v^2}{2} \right) - \vec{v} \times (\nabla \times \vec{v}) \right),$$

y como el flujo es estacionario,

$$-\nabla p - \rho \nabla \phi = \rho \left(\nabla \left(\frac{v^2}{2} \right) - \vec{v} \times (\nabla \times \vec{v}) \right). \quad (4.1)$$

Calculando $\vec{v} \cdot (\dots)$,

$$-\frac{1}{\rho} \vec{v} \cdot \nabla p - \vec{v} \cdot \nabla \phi = \vec{v} \cdot \nabla \left(\frac{v^2}{2} \right) - \vec{v} \cdot (\vec{v} \times (\nabla \times \vec{v})),$$

pero $\vec{v} \cdot (\vec{v} \times (\nabla \times \vec{v})) = 0$. Así,

$$\vec{v} \cdot \nabla \left(\frac{v^2}{2} + \phi \right) + \frac{1}{\rho} \vec{v} \cdot \nabla p = 0. \quad (4.2)$$

Escribiendo el primer término como una divergencia,

$$\nabla \cdot \vec{v} \left(\frac{v^2}{2} + \phi \right) = \left(\frac{v^2}{2} + \phi \right) (\nabla \cdot \vec{v}) + \vec{v} \cdot \nabla \left(\frac{v^2}{2} + \phi \right),$$

pero $\nabla \cdot \vec{v} = 0$ por ser incompresible, i.e.

$$\nabla \cdot \vec{v} \left(\frac{v^2}{2} + \phi \right) = \vec{v} \cdot \nabla \left(\frac{v^2}{2} + \phi \right),$$

Entonces, la [Ecuación \(4.2\)](#) queda como:

$$\nabla \cdot \left(\vec{v} \left(\frac{v^2}{2} + \phi \right) \right) + \frac{1}{\rho} \vec{v} \cdot \nabla p = 0.$$

Inciso (b)

Como el flujo es irrotacional, la [Ecuación \(4.1\)](#) se ve como:

$$-\frac{1}{\rho} \nabla p - \nabla \phi = \nabla \left(\frac{v^2}{2} \right).$$

Por lo tanto,

$$\nabla \left(\frac{v^2}{2} + \phi \right) + \frac{1}{\rho} \nabla p = 0.$$

Inciso (c)

Del resultado anterior tenemos que

$$\begin{aligned} \nabla \left(\frac{v^2}{2} + \phi + \frac{1}{\rho} p \right) &= 0, \\ \frac{v^2}{2} + \phi + \frac{1}{\rho} p &= \text{cte.} \end{aligned}$$

Es decir, para nuestro problema en particular tenemos

$$\frac{v_D^2}{2} + \phi + \frac{1}{\rho} p_D = \frac{v_d^2}{2} + \phi + \frac{1}{\rho} p_d,$$

donde $\phi = gz$ pues la única fuerza de cuerpo que actúa sobre el fluido es la de la gravedad. Ahora, si colocamos nuestro sistema de referencia en $z = 0$, tenemos que $z_d = 0$ y $z_D = h$. Así,

$$\frac{v_D^2}{2} + gh + \frac{1}{\rho} p_D = \frac{v_d^2}{2} + \frac{1}{\rho} p_d.$$

Por otro lado, la presión $p_D = p_d = p_{\text{atm}}$, entonces

$$\begin{aligned} \frac{v_D^2}{2} + gh &= \frac{v_d^2}{2}, \\ v_d^2 &= v_D^2 + 2gh. \end{aligned} \tag{4.3}$$

Y como to el fluido que baja del depósito sale por la boquilla,

$$\begin{aligned} v_D D \, dt &= v_d d \, dt, \\ v_D &= \frac{d}{D} v_d. \end{aligned}$$

Sustituyendo en la [Ecuación \(4.3\)](#),

$$v_d^2 = \frac{d^2}{D^2} v_d^2 + 2gh,$$

pero $\frac{d^2}{D^2} \sim 0$, ya que $D^2 \gg d^2$. Por lo que la velocidad de salida es

$$v_d^2 = 2gh,$$

$$v_d = \sqrt{2gh}.$$

Finalmente, para obtener el gasto volumétrico usamos que

$$Q = Av.$$

Así,

$$Q = \left(\pi \left(\frac{d}{2} \right)^2 \right) v_d,$$

$$Q = \frac{\pi d^2 v_d}{4}.$$