

MECÁNICA DE FLUIDOS

FLUIDOS IDEALES

DEFINIMOS: FUERZA QUE EJERCE SOBRE EL DEPÓSITO EL AIRE QUE ENTRA

PARA CALCULAR CANTIDAD DE MOVIMIENTO AL VOLUMEN DE CONTROL

LA ETAPA SE ALCANZA CUANDO $\pi = \left(\frac{z}{\gamma+1}\right)^{\frac{\gamma}{\gamma-1}}$ TIENE SOLUCIÓN ANALÍTICA CON EL CÁLCULO $z = \pi^{\frac{\gamma-1}{\gamma}}$

DE DONDE $\int_{\left(\frac{z}{\gamma+1}\right)^{\frac{\gamma}{\gamma-1}}}^{\pi} \frac{d\pi}{[1-\pi^{\frac{\gamma}{\gamma-1}}]^{\frac{1}{2}} \pi^{\frac{1}{\gamma-1}}} = \frac{z}{(\gamma^2-1)^{\frac{1}{2}}}$

DETERMINA SUMA CON $r = \frac{\pi}{\gamma}$ LA HISTORIA DE \rightarrow TIEMPO DE LLENADO: $\int_{\left(\frac{z}{\gamma+1}\right)^{\frac{\gamma}{\gamma-1}}}^{0.99} \frac{d\pi}{[1-\pi^{\frac{\gamma}{\gamma-1}}]^{\frac{1}{2}} \pi^{\frac{1}{\gamma-1}}} = \frac{z}{(\gamma^2-1)^{\frac{1}{2}}}$

NOTA: DE 3 Y 4 SE VE QUE, $\frac{dP_d}{dS_d} = \frac{P_d}{S_d}$ (5)

EL MOVIMIENTO EN LA TUBERÍA ES CASI-ESTACIONARIO

VELOCIDAD EN EL INTERIOR DEL DEPÓSITO MUY PEQUEÑA

EN EL INTERIOR DEL DEPÓSITO LAS VARIACIONES DE PRESIÓN SON $\Delta P_d \sim \rho V_d^2 \sim \rho \frac{A^2}{V^{4/3}} V_T^2 \sim \frac{A^2}{V^{4/3}} \Delta P_t$

DE DONDE SON DESPRECIABLES COMPARADAS CON LA VARIACIÓN DE PRESIÓN EN LA TUBERÍA $\Delta P_t \sim \rho V_T^2 \sim P_a$. POR OTRA PARTE, SI ASUMIMOS QUE LA LONGITUD DE PENETRACIÓN TÉRMICA ASOCIADA A LA CONDUCCIÓN $\delta = \sqrt{\frac{k}{\rho c_p} t_0}$ CUMPLE $\delta \gg V^{1/3}$, ENTONCES TODAS LAS PROPIEDADES TERMODINÁMICAS EN EL INTERIOR DEL DEPÓSITO SON UNIFORMES

EL GASTO EN LA TUBERÍA DEPENDE DE LAS CONDICIONES EN EL EXTERIOR Y DE LA PRESIÓN EN EL INTERIOR, DE FORMA QUE SI $P_d < P_a / \left(\frac{\gamma+1}{2}\right)^{\frac{\gamma}{\gamma-1}} \rightarrow$ LO QUE SE SATISFACE NECESARIAMENTE AL PRIO DEL LLENADO \rightarrow TUBERÍA ADAPTADA, GASTO INDEPENDIENTE DE P_d DADO POR $G = G^* = \rho V A = \rho_a a_a \frac{S^*}{S_a} \frac{a^*}{a} = \left(\frac{2}{\gamma+1}\right)^{\frac{\gamma}{\gamma-1}} \rho_a a_a A$ (1)

SI $P_d > P_a / \left(\frac{\gamma+1}{2}\right)^{\frac{\gamma}{\gamma-1}} \rightarrow$ ENTRADA DEL FLUIDO AL INTERIOR EN FORMA DE CHORRO CON $P = P_d$ EN LA SECCIÓN MÍNIMA $M^2 = \frac{2}{\gamma-1} \left[\left(\frac{P_a}{P_d}\right)^{\frac{\gamma-1}{\gamma}} - 1 \right]$ $G = \rho_a a_a A \frac{\rho}{\rho_a} \frac{a}{a_a} M = \rho_a a_a A \left(\frac{2}{\gamma-1}\right)^{\frac{1}{2}} \left[\left(\frac{P_a}{P_d}\right)^{\frac{\gamma-1}{\gamma}} - 1 \right]^{\frac{1}{2}} \left(\frac{P_d}{P_a}\right)^{\frac{\gamma+1}{2\gamma}}$ (2)

APLICACIÓN DE LA ECUACIÓN DE CONTINUIDAD A UN VOLUMEN DE CONTROL QUE INCLUYA EL INTERIOR DEL DEPÓSITO DA $\frac{d}{dt} \int_V \rho dV = - \int_S \rho \vec{v} \cdot \vec{n} dS$ \rightarrow $\frac{d\rho_a}{dt} = \frac{G}{V}$ (3)

NOTA: DE 3 Y 4 SE VE QUE, $\frac{dP_d}{dS_d} = \frac{P_d}{S_d}$ (5) $\rightarrow T_d = \gamma T_a$

APLICACIÓN DE LA ECUACIÓN DE LA ENERGÍA DA $\frac{d}{dt} \int_V \rho \left(e + \frac{v^2}{2}\right) dV + \int_S \rho \left(e + \frac{v^2}{2}\right) \vec{v} \cdot \vec{n} dS = \int_S k \nabla T \cdot \vec{n} dS + \int_V \vec{v} \cdot \vec{z} \cdot \vec{n} dS + \int_S \rho \vec{v} \cdot \vec{n} dS$ $\rightarrow \frac{V}{\gamma-1} \frac{dP_d}{dt} = - \int_S \left(e + \frac{P}{\rho} + \frac{v^2}{2}\right) \vec{v} \cdot \vec{n} dS = G h_a$ (4) $\frac{dP_d}{dt} = \frac{\gamma-1}{V} G h_a$

1ª ETAPA $\rightarrow G = G^* = CTE$, $\left\{ \begin{array}{l} S_d = \frac{G^*}{\rho} t \\ P_d = \frac{\gamma-1}{V} G^* h_a t \end{array} \right\}$ EN VARIABLES ADIMENSIONALES $\pi = \frac{P_d}{P_a}, r = \frac{S_d}{S_a}$ $z = \left(\frac{\gamma+1}{2}\right)^{\frac{1}{2}} \frac{a_a A}{V} t$ $\rightarrow \pi = \left(\frac{z}{\gamma+1}\right)^{\frac{\gamma}{\gamma-1}}$, de (5) $\rightarrow r = \frac{\pi}{\gamma} \rightarrow$ VALIDA SIEMPRE!!

2ª ETAPA $\rightarrow t > t_1$ $\frac{dP_d/P_a}{dt} = \frac{\gamma-1}{V} \frac{h_a \rho_a a_a A}{P_a} \left[1 - \left(\frac{P_d}{P_a}\right)^{\frac{\gamma-1}{\gamma}} \right]^{\frac{1}{2}} \left(\frac{P_d}{P_a}\right)^{\frac{1}{\gamma}}$ $\rightarrow \frac{d\pi}{dZ} = \frac{2}{(\gamma^2-1)^{\frac{1}{2}}} [1-\pi^{\frac{\gamma}{\gamma-1}}]^{\frac{1}{2}} \pi^{\frac{1}{\gamma-1}}$ \rightarrow TIEMPO DE LLENADO: $\int_{\left(\frac{z}{\gamma+1}\right)^{\frac{\gamma}{\gamma-1}}}^{0.99} \frac{d\pi}{[1-\pi^{\frac{\gamma}{\gamma-1}}]^{\frac{1}{2}} \pi^{\frac{1}{\gamma-1}}} = \frac{z}{(\gamma^2-1)^{\frac{1}{2}}}$

En un depósito de volumen V inicialmente vacío se abre un orificio pequeño de área mínima A ($A^{1/2} \ll V^{1/3}$) que lo comunica con la atmósfera, la cual se encuentra a temperatura T_a y presión p_a . Suponiendo que el depósito está aislado, calcular el tiempo que tarda en alcanzarse en el depósito una presión $0.99p_a$. Calcular, así mismo, hasta ese instante la variación con el tiempo de la presión y densidad en el depósito. Calcular también en función del tiempo la fuerza que ejerce sobre el depósito el aire que entra. Tengase en cuenta que el área mínima del orificio se alcanza en el interior del depósito, de forma que el orificio se comporta a todos los efectos como una tobera convergente.

LLAMANDO V_T A LA VELOCIDAD CARACTERÍSTICA EN LA TUBERÍA EL TIEMPO CARACTERÍSTICO DE LLENADO Y EL TIEMPO CARACTERÍSTICO DE RESIDENCIA EN LA TUBERÍA SON RESPECTIVAMENTE

DE DONDE $t_0 \sim \frac{V}{A V_T}, t_R = \frac{A^{1/2}}{V_T}$

$\frac{t_R}{t_0} \sim \frac{A^{3/2}}{V} \ll 1 \rightarrow$ EL MOVIMIENTO EN LA TUBERÍA ES CASI-ESTACIONARIO

CAPAS DE MEZCLA DONDE VISCOSIDAD ES IMPORTANTE $S_{DEP} \neq CTE$

$V_d \sim \frac{V^{1/3}}{t_0} \sim \frac{A}{V^{2/3}} V_T$

VELOCIDAD EN EL INTERIOR DEL DEPÓSITO MUY PEQUEÑA

EN EL INTERIOR DEL DEPÓSITO LAS VARIACIONES DE PRESIÓN SON $\Delta P_d \sim \rho V_d^2 \sim \rho \frac{A^2}{V^{4/3}} V_T^2 \sim \frac{A^2}{V^{4/3}} \Delta P_t$

DE DONDE SON DESPRECIABLES COMPARADAS CON LA VARIACIÓN DE PRESIÓN EN LA TUBERÍA $\Delta P_t \sim \rho V_T^2 \sim P_a$. POR OTRA PARTE, SI ASUMIMOS QUE LA LONGITUD DE PENETRACIÓN TÉRMICA ASOCIADA A LA CONDUCCIÓN $\delta = \sqrt{\frac{k}{\rho c_p} t_0}$ CUMPLE $\delta \gg V^{1/3}$, ENTONCES TODAS LAS PROPIEDADES TERMODINÁMICAS EN EL INTERIOR DEL DEPÓSITO SON UNIFORMES

EL GASTO EN LA TUBERÍA DEPENDE DE LAS CONDICIONES EN EL EXTERIOR Y DE LA PRESIÓN EN EL INTERIOR, DE FORMA QUE SI $P_d < P_a / \left(\frac{\gamma+1}{2}\right)^{\frac{\gamma}{\gamma-1}} \rightarrow$ LO QUE SE SATISFACE NECESARIAMENTE AL PRIO DEL LLENADO \rightarrow TUBERÍA ADAPTADA, GASTO INDEPENDIENTE DE P_d DADO POR $G = G^* = \rho V A = \rho_a a_a \frac{S^*}{S_a} \frac{a^*}{a} = \left(\frac{2}{\gamma+1}\right)^{\frac{\gamma}{\gamma-1}} \rho_a a_a A$ (1)

SI $P_d > P_a / \left(\frac{\gamma+1}{2}\right)^{\frac{\gamma}{\gamma-1}} \rightarrow$ ENTRADA DEL FLUIDO AL INTERIOR EN FORMA DE CHORRO CON $P = P_d$ EN LA SECCIÓN MÍNIMA $M^2 = \frac{2}{\gamma-1} \left[\left(\frac{P_a}{P_d}\right)^{\frac{\gamma-1}{\gamma}} - 1 \right]$ $G = \rho_a a_a A \frac{\rho}{\rho_a} \frac{a}{a_a} M = \rho_a a_a A \left(\frac{2}{\gamma-1}\right)^{\frac{1}{2}} \left[\left(\frac{P_a}{P_d}\right)^{\frac{\gamma-1}{\gamma}} - 1 \right]^{\frac{1}{2}} \left(\frac{P_d}{P_a}\right)^{\frac{\gamma+1}{2\gamma}}$ (2)

APLICACIÓN DE LA ECUACIÓN DE CONTINUIDAD A UN VOLUMEN DE CONTROL QUE INCLUYA EL INTERIOR DEL DEPÓSITO DA $\frac{d}{dt} \int_V \rho dV = - \int_S \rho \vec{v} \cdot \vec{n} dS$ \rightarrow $\frac{d\rho_a}{dt} = \frac{G}{V}$ (3)

NOTA: DE 3 Y 4 SE VE QUE, $\frac{dP_d}{dS_d} = \frac{P_d}{S_d}$ (5) $\rightarrow T_d = \gamma T_a$

APLICACIÓN DE LA ECUACIÓN DE LA ENERGÍA DA $\frac{d}{dt} \int_V \rho \left(e + \frac{v^2}{2}\right) dV + \int_S \rho \left(e + \frac{v^2}{2}\right) \vec{v} \cdot \vec{n} dS = \int_S k \nabla T \cdot \vec{n} dS + \int_V \vec{v} \cdot \vec{z} \cdot \vec{n} dS + \int_S \rho \vec{v} \cdot \vec{n} dS$ $\rightarrow \frac{V}{\gamma-1} \frac{dP_d}{dt} = - \int_S \left(e + \frac{P}{\rho} + \frac{v^2}{2}\right) \vec{v} \cdot \vec{n} dS = G h_a$ (4) $\frac{dP_d}{dt} = \frac{\gamma-1}{V} G h_a$

1ª ETAPA $\rightarrow G = G^* = CTE$, $\left\{ \begin{array}{l} S_d = \frac{G^*}{\rho} t \\ P_d = \frac{\gamma-1}{V} G^* h_a t \end{array} \right\}$ EN VARIABLES ADIMENSIONALES $\pi = \frac{P_d}{P_a}, r = \frac{S_d}{S_a}$ $z = \left(\frac{\gamma+1}{2}\right)^{\frac{1}{2}} \frac{a_a A}{V} t$ $\rightarrow \pi = \left(\frac{z}{\gamma+1}\right)^{\frac{\gamma}{\gamma-1}}$, de (5) $\rightarrow r = \frac{\pi}{\gamma} \rightarrow$ VALIDA SIEMPRE!!

2ª ETAPA $\rightarrow t > t_1$ $\frac{dP_d/P_a}{dt} = \frac{\gamma-1}{V} \frac{h_a \rho_a a_a A}{P_a} \left[1 - \left(\frac{P_d}{P_a}\right)^{\frac{\gamma-1}{\gamma}} \right]^{\frac{1}{2}} \left(\frac{P_d}{P_a}\right)^{\frac{1}{\gamma}}$ $\rightarrow \frac{d\pi}{dZ} = \frac{2}{(\gamma^2-1)^{\frac{1}{2}}} [1-\pi^{\frac{\gamma}{\gamma-1}}]^{\frac{1}{2}} \pi^{\frac{1}{\gamma-1}}$ \rightarrow TIEMPO DE LLENADO: $\int_{\left(\frac{z}{\gamma+1}\right)^{\frac{\gamma}{\gamma-1}}}^{0.99} \frac{d\pi}{[1-\pi^{\frac{\gamma}{\gamma-1}}]^{\frac{1}{2}} \pi^{\frac{1}{\gamma-1}}} = \frac{z}{(\gamma^2-1)^{\frac{1}{2}}}$