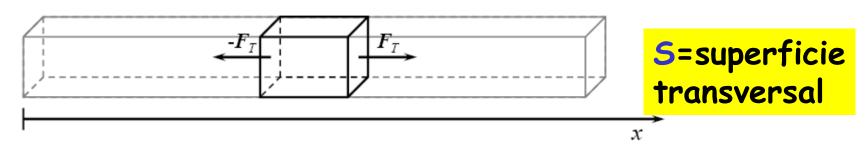
5.1 Oscilaciones longitudinales de una barra gruesa (1D)



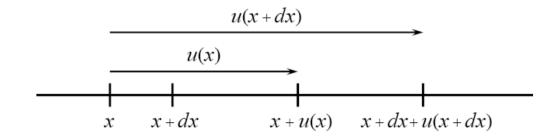
$$F_T = TSn$$
, $u = u(x,t)$

T=Tensión

Ley Hooke se aplica a elongación de TODA barra bajo efectos de fuerza externa

$$\frac{F}{S} = E \frac{\Delta L}{L}$$
 Modulo Young

Considerando Trozo infinitesimal $x \rightarrow x + dx$



$$x \longrightarrow x + u(x) = x',$$

$$x + dx \longrightarrow x + dx + u(x + dx) \simeq x' + dx'$$

Desplazamientos resultados de estiramientos

Elongación relativa

$$\frac{dx' - dx}{dx} = \frac{du(x)}{dx}$$

Expresión local para Ley Hooke

$$T = E(x) \frac{du(x)}{dx}.$$

Aceleración local para barra en movimiento

$$a = \frac{d^2}{dt^2} \left[x + u(x, t) \right] = \frac{\partial^2 u(x, t)}{\partial t^2}$$

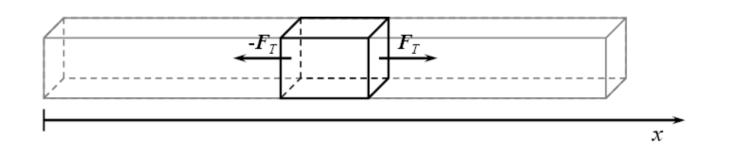
Por ser infinitesimal, todos trozos de dx tienen la misma aceleración

Fuerzas externas

$$F_{\rm ext} = f(x,t)Sdx$$

II Ley Newton para elemento infinitesimal

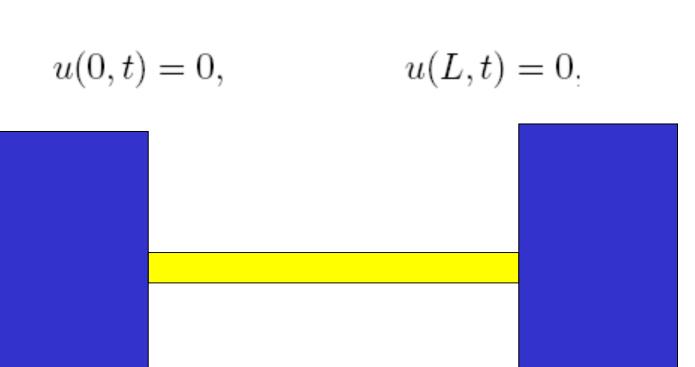
$$\rho(x)\frac{\partial^2 u(x,t)}{\partial t^2}dx = \left[E(x+dx)\left.\frac{\partial u(x,t)}{\partial x}\right|_{x+dx} - E(x)\left.\frac{\partial u(x,t)}{\partial x}\right|_x\right] + f(x,t)dx$$



Expresión análoga

$$\frac{\partial^2 u(x,t)}{\partial t^2} - \frac{1}{\rho(x)} \frac{\partial}{\partial x} \left[E(x) \frac{\partial u(x,t)}{\partial x} \right] = \frac{1}{\rho(x)} f(x,t).$$

CC-1 barra extremos fijos



CC-2: barra con extremos libres

$$\frac{\partial u(x,t)}{\partial x}\bigg|_{x=0} = 0$$
 $\frac{\partial u(x,t)}{\partial x}\bigg|_{x=L} = 0$

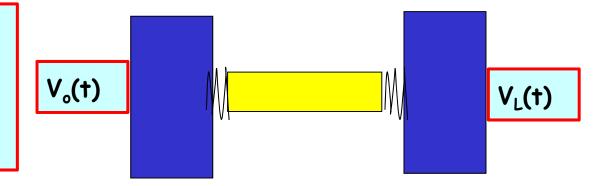
CC barra con extremos fijos con un "muelle" (CC3)

$$u(0,t) = \frac{E(0)}{\beta} \left. \frac{\partial u(x,t)}{\partial x} \right|_{x=0}$$

$$u(L,t) = -\frac{E(L)}{\beta} \left. \frac{\partial u(x,t)}{\partial x} \right|_{x=L}$$

NOTA: cambio de signo CC Izq.-Der.

CC3 NO homogéneas barra con extremos movibles con un "muelle"



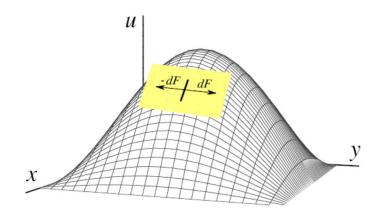
$$E(0) \frac{\partial u(x,t)}{\partial x} \Big|_{x=0} = \beta \left[u(0,t) - v_0(t) \right],$$

$$E(L) \frac{\partial u(x,t)}{\partial x} \Big|_{x=L} = -\beta \left[u(L,t) - v_L(t) \right].$$

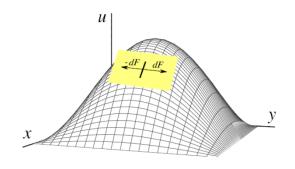
Oscilaciones Membrana HOMOGENEA

(detalles en APL 5.2)

$$\frac{\partial^2 u}{\partial t^2} - \frac{T}{\rho} \triangle u = \frac{1}{\rho} f$$



Oscilaciones Membrana HOMOGENEA Cond. Contorno FIJO



$$u|_{\Sigma}=0$$

MATEMATICAMENTE: Contorno RECTANGULAR FIJO

$$u(0, y, t) = 0,$$
 $u(L, y, t) = 0,$
 $u(x, 0, t) = 0,$ $u(x, L, t) = 0.$

Oscilaciones Membrana HOMOGENEA Cond. Contorno LIBRE

$$\left. \frac{\partial u}{\partial \boldsymbol{n}} \right|_{\Sigma'} = 0$$

Contorno RECTANGULAR LIBRE (Caso indicado en Fig.)

$$\frac{\partial u}{\partial y}\Big|_{y=L} = 0$$

Oscilaciones Membrana HOMOGENEA Cond. Contorno medio-fijo (con "muelle")

$$T \left. \frac{\partial u}{\partial \boldsymbol{n}} \right|_{\Sigma'} = -\beta \left. u \right|_{\Sigma'}$$

Ecuaciones de de Hidrodinámica (liquidos)

(ver. detalles en libro APL 5.3.1)

"Ec. de continuidad"
 (ley de conservación de masa local)

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \boldsymbol{\nabla} \cdot (\rho \boldsymbol{v}) = 0.$$

$$\operatorname{grad} \psi = \nabla \psi = \frac{\partial \psi}{\partial x} \boldsymbol{i} + \frac{\partial \psi}{\partial y} \boldsymbol{j} + \frac{\partial \psi}{\partial z} \boldsymbol{k}.$$

2. Ec. De Euler (Ley Newton local)

$$\rho \left[\frac{\partial \boldsymbol{v}}{\partial t} + (\boldsymbol{v} \cdot \boldsymbol{\nabla}) \boldsymbol{v} \right] = -\boldsymbol{\nabla} P + \boldsymbol{f}$$

f =densidad de fuerzas que actúan sobre el fluido V= vector local de velocidades

Ec. de Acústica (APL 5.3.2)

En el caso de oscilaciones suficientemente pequeñas

$$\rho \frac{\partial \boldsymbol{v}}{\partial t} \simeq \rho_0 \frac{\partial \boldsymbol{v}}{\partial t} \qquad \qquad \rho \boldsymbol{v} \cdot (\boldsymbol{\nabla} \boldsymbol{v}) \simeq 0,$$

Se desprecia términos NO lineales en Ec. Euler

$$\rho \left[\frac{\partial \boldsymbol{v}}{\partial t} + (\boldsymbol{v} \cdot \boldsymbol{\nabla}) \, \boldsymbol{v} \right] = -\boldsymbol{\nabla} P + \boldsymbol{f}.$$

En Ec. continuidad

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \boldsymbol{\nabla} \cdot (\rho \boldsymbol{v}) = 0.$$

Consideramos

$$\nabla \cdot (\rho v) \simeq \rho_0 \nabla \cdot v$$

Desarrollamos Presión cerca de punto de equilibrio (procesos adiabaticos)

$$P \simeq P_0 + \left. \frac{dP_{\rm ad}}{d\rho} \right|_{\rho_0} (\rho - \rho_0)$$

Sistema de Ec. (oscillaciones pequeños Gases)

Ley "Newton" local simplificado

$$\frac{\partial \boldsymbol{v}}{\partial t} + \frac{1}{\rho_0} \boldsymbol{\nabla} P = \frac{1}{\rho_0} \boldsymbol{f}, \quad \boxed{a}$$

Ec. Continuidad simplificada

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \rho_0 \boldsymbol{\nabla} \cdot \boldsymbol{v} = 0,$$

Ec. de estado de Liquido / Gas "local"

$$P - P_0 = a^2 \rho_0 s_{\rm x}$$
 (c)

Parámetros del problema:

Velocidad de onda (limite adiabático)

$$a^2 \equiv (dP_{\rm ad}/d\rho)_{\rho_0}$$

"condensación"

$$s \equiv (\rho - \rho_0)/\rho_0$$

Como s, P, p están relacionadas a partir de Ec. de Estado de Gas

Eliminaremos Presión de Ec. (a)

Eliminaremos densidad de Ec (b)

$$\frac{\partial \boldsymbol{v}}{\partial t} + a^2 \boldsymbol{\nabla} s = \frac{1}{\rho_0} \boldsymbol{f}. \quad \mathbf{1}$$

Forma de Ec. Euler

$$\frac{\partial s}{\partial t} + \boldsymbol{\nabla} \cdot \boldsymbol{v} = 0.$$

Tomando div de (1)

$$\operatorname{div} \mathbf{A} = \frac{\partial A_x}{\partial x} + \frac{\partial A_y}{\partial y} + \frac{\partial A_z}{\partial z} = \nabla \cdot \mathbf{A}.$$

$$\frac{\partial}{\partial t} \left(\boldsymbol{\nabla} \cdot \boldsymbol{v} \right) + a^2 \triangle s = \frac{1}{\rho_0} \boldsymbol{\nabla} \cdot \boldsymbol{f}, \quad \mathbf{1}$$

Usando Relación (2),

llegamos a Ec. Diferencial (3) para "condensación"

$$rac{\partial^2 s}{\partial t^2} - a^2 \triangle s = -rac{1}{
ho_0} oldsymbol{
abla} \cdot oldsymbol{f}$$

Como s ← → p están relacionadas linealmente

$$rac{\partial^2
ho}{\partial t^2} - a^2 \triangle
ho = - oldsymbol{
abla} \cdot oldsymbol{f}$$

Ec. onda para la densidad de Gas

Como P \longleftrightarrow p están relacionadas linealmente (Ec. Gas)

$$\frac{\partial^2 P}{\partial t^2} - a^2 \triangle P = -a^2 \nabla \cdot \boldsymbol{f}$$

Ec. onda para Presión

En ausencia de fuerzas externas

$$\frac{\partial^2 \phi}{\partial t^2} - a^2 \triangle \phi = 0$$

Ec. onda para potencial de velocidades

Se obtiene $\frac{\partial \boldsymbol{v}}{\partial t} + a^2 \boldsymbol{\nabla} s = \mathbf{0}$ con f=0

$$\frac{\partial \mathbf{v}}{\partial t} + a^2 \mathbf{\nabla} s = \mathbf{0}$$

$$\mathbf{v} = \mathbf{v}_0 - a^2 \int_0^t \mathbf{\nabla} s dt'$$

Se entroduce relación entre V, ϕ

$$\mathbf{v} = -\nabla \phi$$

$$\phi \equiv \phi_0 + a^2 \int_0^t s dt' + \varphi$$

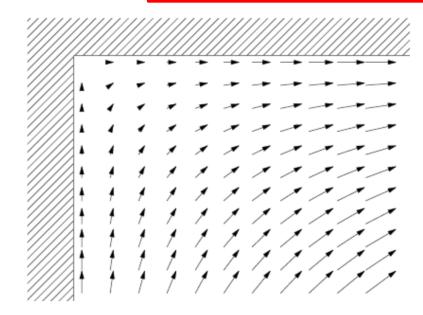
φ - Es una función de tiempo arbitraria

CONCIONES de CONTRONO- GASES

Superficie cerrada

Componente normal de velocidad a la superficie es nula

$$(\boldsymbol{v} \cdot \boldsymbol{n})|_{\Sigma} = 0.$$



CONDCIONES de CONTRONO- GASES

$$v = -\nabla \phi$$

$$(\boldsymbol{v} \cdot \boldsymbol{n})|_{\Sigma} = 0.$$
 $\longrightarrow \frac{\partial \phi}{\partial \boldsymbol{n}}|_{\Sigma} = 0.$

Derivada de potencial normal a la superficie cerrada , cerca de Σ es nula

CONDCIONES de CONTRONO- GASES

Analógicamente se obtienen CC para otros parametros (contorno cerrado)

$$\left. \frac{\partial P}{\partial \boldsymbol{n}} \right|_{\Sigma} = 0, \qquad \left. \frac{\partial \rho}{\partial \boldsymbol{n}} \right|_{\Sigma} = 0, \qquad \left. \frac{\partial s}{\partial \boldsymbol{n}} \right|_{\Sigma} = 0$$

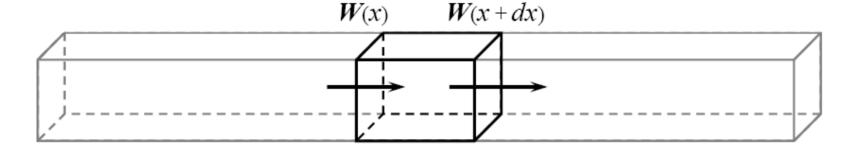
CONDCIONES de CONTRONO que describen APERTURAS en GASES (?)

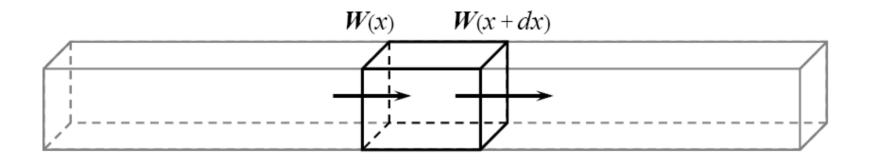
$$P|_{\Sigma'} = P_0, \qquad \rho|_{\Sigma'} = \rho_0,$$

5.4 transporte de calor unidimensional

$$T = T(x,t)$$

$$W(x,t) = -\kappa(x) \frac{\partial T(x,t)}{\partial x}$$

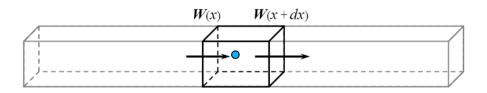




Hallamos Ec. Diferencial para transporte de Calor (Fourier)

1. Aumento de Temperatura en trozo dx debido a flujos de calor desde FUERA

$$dQ = C(x)\rho(x)Sdx\frac{\partial T(x,t)}{\partial t}dt$$

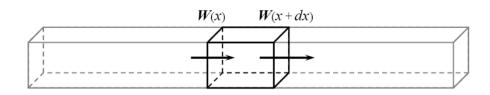


$$dQ_{\rm ext} = f(x,t)Sdxdt$$

2. Aumento de la Temperatura en trozo dx debido a transport de calor de DENTRO

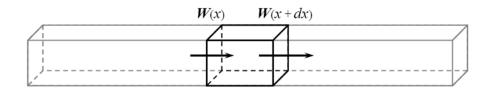
f(x,t) es la densidad de fuentes de calor

Incremento de Calor debido a flujos por las ambas caras



$$dQ_{\text{flu}} = [W(x,t) - W(x+dx,t)] S dt$$

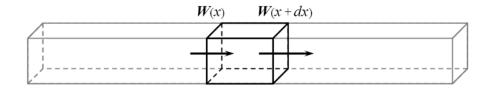
$$= \left[\kappa(x+dx)\left.\frac{\partial T(x,t)}{\partial x}\right|_{x+dx} - \kappa(x)\left.\frac{\partial T(x,t)}{\partial x}\right|_{x}\right]Sdt = \frac{\partial}{\partial x}\left[\kappa(x)\frac{\partial T(x,t)}{\partial x}\right]Sdxdt.$$



De balance de energía ->

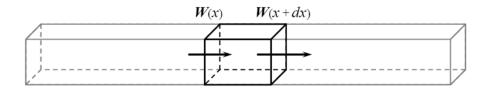
$$C(x)\rho(x)\frac{\partial T(x,t)}{\partial t} - \frac{\partial}{\partial x}\left[\kappa(x)\frac{\partial T(x,t)}{\partial x}\right] = f(x,t)$$

Ec. De propagación de Calor en 1D



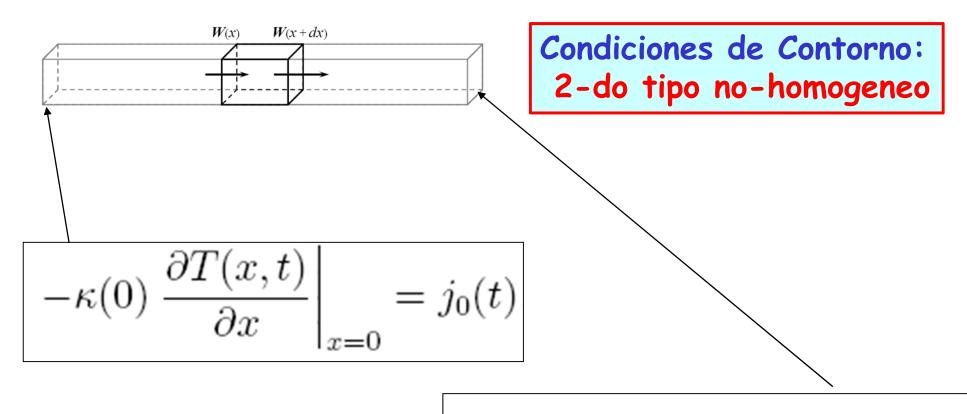
Condiciones de Contorno: 1er tipo

$$T(0,t) = \Theta_0,$$
 $T(L,t) = \Theta_L$

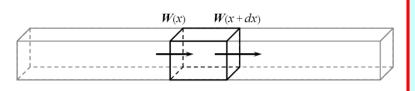


Condiciones de Contorno: 2-do tipo

$$\left. \frac{\partial T(x,t)}{\partial x} \right|_{x=0} = 0, \qquad \left. \frac{\partial T(x,t)}{\partial x} \right|_{x=L} = 0.$$



$$\kappa(L) \left. \frac{\partial T(x,t)}{\partial x} \right|_{x=L} = j_L(t)$$

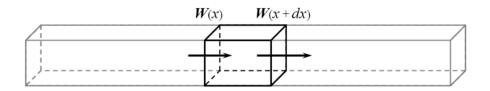


CC anterior puede pasar ser de 3er tipo cuando intercambio es según Ley Newton

Formas de intercambios de calor con medio exterior:

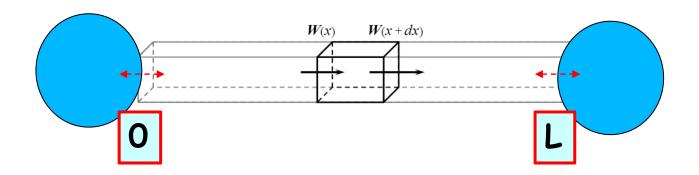
1. Ley Newton

$$j_{x_0}(t) = h \left[T(x_0, t) - \Theta_{x_0}(t) \right]$$



Formas de intercambios con medio 2. Ley Stefan-Bolzmann

$$j_{x_0}(t) = \sigma \left[T^4(x_0, t) - \Theta_{x_0}^4(t) \right]$$



Formas de intercambios con medio

3. Masa conectada a extremo izquierdo/derecho



5.4.2 Transporte tridimensional

$$W = -\kappa \nabla T$$

$$C(x)\rho(x)\frac{\partial T(x,t)}{\partial t} - \frac{\partial}{\partial x}\left[\kappa(x)\frac{\partial T(x,t)}{\partial x}\right] = f(x,t)$$

3D



$$\nabla \psi = \frac{\partial \psi}{\partial \rho} e_{\rho} + \frac{1}{\rho} \frac{\partial \psi}{\partial \phi} e_{\phi} + \frac{\partial \psi}{\partial z} e_{z}$$

C. cilindricas

Condiciones de Contorno en 3D

1 tipo
$$T|_{\Sigma}=0$$

$$\frac{\partial T(x,t)}{\partial x} \qquad \qquad \frac{\partial T(x,t)}{\partial x}$$

Flujo en la dirección perpendicular a la superficie Σ

Difusión

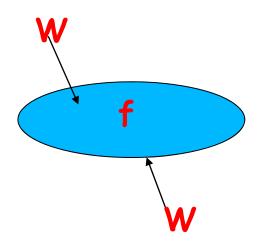
1. Densidad de flujo de partículas : Ley Fick

$$W = -D\nabla n$$

D- coeficiente de difusión

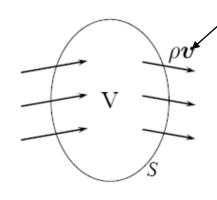
Difusión

Ecuación de balance



$$\frac{d}{dt} \int_{V} n dV = -\int_{S} \mathbf{W} \cdot d\mathbf{S} + \int_{V} f dV.$$

Usando Teorema Gauss (F=v)



$$\iint_{S} \mathbf{F} \cdot \hat{\mathbf{n}} \ dS = \iiint_{U} \mathbf{\nabla} \cdot \mathbf{F} \ dV$$

O Teorema de Divergencia

$$\mathrm{div}\vec{F} = \nabla \cdot \vec{F} = \lim_{\Delta V \to 0} \frac{1}{\Delta V} \oint_{S} \vec{F} \cdot d\vec{S} \, \mathbf{G} \, \mathbf{G$$

Llegamos a Ec. de Difusión

$$\frac{\partial n}{\partial t} + \boldsymbol{\nabla} \cdot \boldsymbol{W} = f \boldsymbol{x}$$

$$\mathbf{W} = -D\mathbf{\nabla}n$$

Ec. de Difusión

$$\frac{dn(r,t)}{dt} = \nabla[D(r,t)\nabla(n(r,t))]$$

En medios homogeneos

$$\frac{dn(r,t)}{dt} = D\Delta n(r,t)$$

Cond. Contorno analogías a Gases:

Concentracion ←→ Densidad

Cond. Contorno análogas a caso de sonido en gases:

 $x \in \Sigma$ (Superficie)

Concentración +> densidad

1-er tipo (Dirichlet)

$$u(\mathbf{x}) = g(\mathbf{x})$$

2-do tipo (Neuman)

$$-\kappa \nabla u \cdot \mathbf{n}(\mathbf{x}) = g(\mathbf{x})$$

$$-\kappa \nabla u \cdot \mathbf{n}(\mathbf{x}) = \gamma u(\mathbf{x}) + g(\mathbf{x})$$