

# E stado no E stacionario

# Menú

Problema

Objetivos

Ecuaciones de balance para un fluido en movimiento

Puntos de vista Euleriano y Lagrangiano

Concepto de campo y derivada material (total)

Ecuación de difusión

Conductividad infinita

Ejemplo

# Problema

¿Cómo se obtiene el perfil de temperatura cuando hay dependencia del tiempo?

# Objetivos

1. Comprender la diferencia entre el enfoque Euleriano y Lagrangiano en la descripción del movimiento de un fluido.
2. Entender la ecuación de balance de energía en estado no estacionario, como una generalización a un medio continuo de la 1ª ley de la termodinámica.
3. Conocer la ecuación que controla la evolución temporal de los perfiles de temperatura en el caso de transferencia de calor en estado no estacionario (ecuación de difusión) como un caso límite de la ecuación general de balance de energía.
4. Conocer el criterio para determinar en qué casos se puede considerar una transferencia de calor

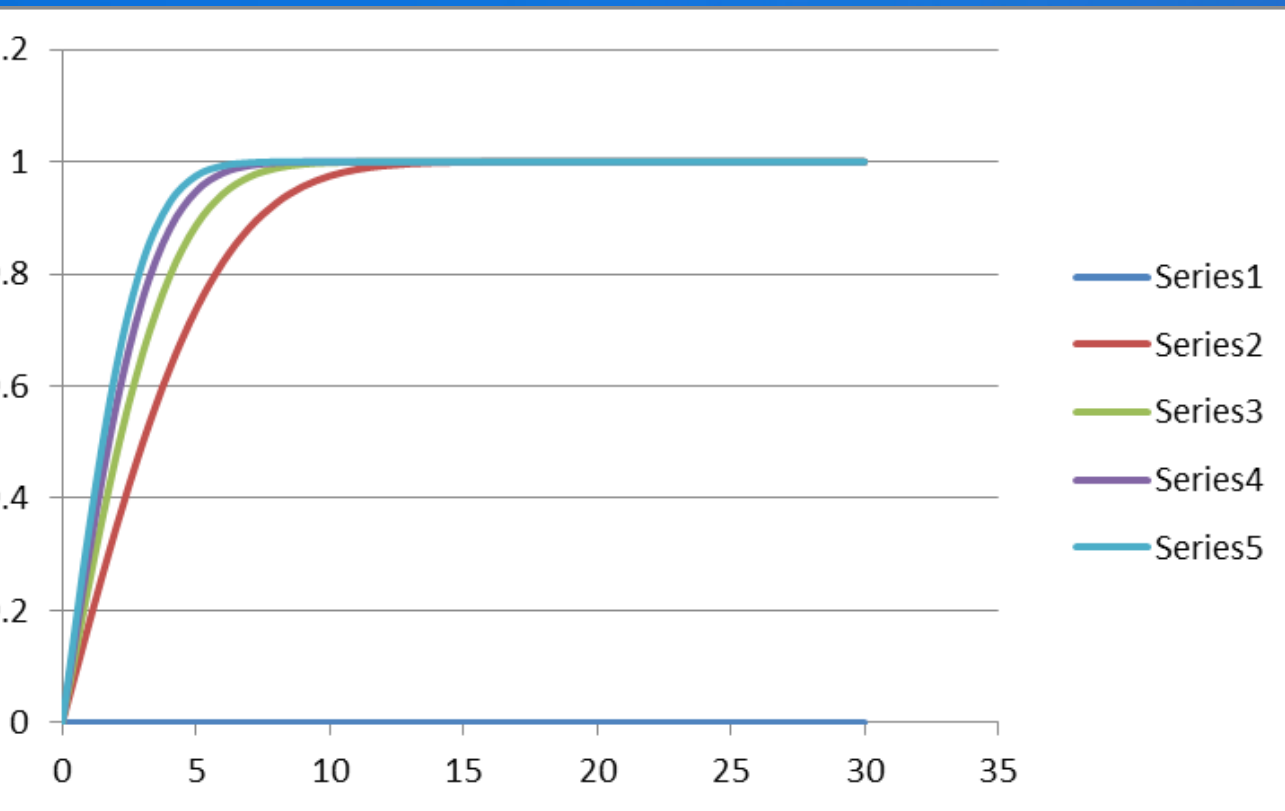
# Perfiles de temperatura

En esta parte del curso, los que hemos visto  
varían con el tiempo.

Esto se consigue gracias a que se proporciona  
energía al sistema (calefactor, por ejemplo)

Lo "natural" sería que los perfiles cambiaran  
con el tiempo.

# Evolución temporal del perfil de temperatura



terminación del perfil de temperaturas.

$T(X,t)$  puede obtenerse experimentalmente cuando  $T$  no depende del tiempo, podemos conocer  $a$  a través de una ecuación

¿existe una ecuación para conocer  $T$  cuando depende del tiempo?

La respuesta corta es sí:

se llama la ecuación de difusión.

# Ecuaciones de balance para un fluido en movimiento

## La ecuación de difusión

$$\frac{\partial T}{\partial t} = \alpha \frac{\partial^2 T}{\partial x^2}$$

es un caso particular de la ecuación de balance de energía.



# Otras ecuaciones de balance

Existen otras ecuaciones de balance:

de cantidad de Movimiento (Navier Stokes)

$$\rho \frac{Du}{Dt} = -\nabla P - [\nabla \cdot \tau] + \rho g$$

De masa (Continuidad)

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \nabla \cdot (\rho \vec{u}) = 0$$

## ecuaciones de continuidad y movimiento

Las tres ecuaciones, son el resultado de balances como los que hemos hecho para la energía, en el caso Estacionario representan la generalización, al caso un medio continuo de las ecuaciones de conservación de masa, energía y momento.

# a comparativa partícula vs Medio continuo

<b>Física de la partícula</b>	<b>Medio Continuo</b>
Conservación de la masa	Ec. de continuidad
Conservación de la energía	Ec. De difusión
Conservación del momento	Ec. De Navier-Stokes

## Euler vs Lagrange.

Lagrange “persigue” a las partículas  
(marcaje hombre a hombre)

Euler se fija en una región del espacio.  
(marcaje por zona)

# Un poquito de matemáticas:

## La regla de la cadena

$$\frac{\partial c}{\partial x} \frac{dx}{dt} + \frac{\partial c}{\partial y} \frac{dy}{dt} + \frac{\partial c}{\partial z} \frac{dz}{dt}$$

## La Derivada material (Total)

$U(X, Y, Z, t) ; X(t), y(t), Z(t)$

$$\frac{dU}{dt} = \frac{\partial U}{\partial t} + \frac{\partial U}{\partial x} \frac{dx}{dt} + \frac{\partial U}{\partial y} \frac{dy}{dt} + \frac{\partial U}{\partial z} \frac{dz}{dt}$$

$$\frac{DU}{Dt} = \frac{\partial U}{\partial t} + v_x \frac{\partial U}{\partial x} + v_y \frac{\partial U}{\partial y} + v_z \frac{\partial U}{\partial z}$$

# Balance de energía

$$\left[ \begin{array}{c} \text{Velocidad de} \\ \text{acumulación de} \\ \text{energía cinética e} \\ \text{interna} \end{array} \right] = \left[ \begin{array}{c} \text{Velocidad de} \\ \text{entrada de energía} \\ \text{cinética e interna} \\ \text{por convección} \end{array} \right] - \left[ \begin{array}{c} \text{Velocidad de salida de} \\ \text{energía cinética e} \\ \text{interna por convección} \end{array} \right]$$
  
$$+ \left[ \begin{array}{c} \text{Velocidad neta de} \\ \text{adición de calor} \\ \text{por conducción} \end{array} \right] - \left[ \begin{array}{c} \text{Velocidad neta de} \\ \text{trabajo comunicado} \\ \text{por el sistema a los} \\ \text{alrededores} \end{array} \right]$$

# Matemáticamente

$$\frac{\partial}{\partial t} \rho \left( \hat{U} + \frac{1}{2} v^2 \right) = +\rho(v \cdot g)$$

Velocidad de ganancia de energía por unidad de volumen

Velocidad de trabajo comunicado al fluido por unidad de volumen debido a las fuerzas de gravitación

$$-(\nabla \cdot \rho v \left( \hat{U} + \frac{1}{2} v^2 \right))$$

$$-(\nabla \cdot p v)$$

Velocidad de entrada de energía por unidad de volumen debido a la convección

Velocidad de trabajo comunicado al fluido por unidad de volumen debido a las fuerzas de presión.

$$-(v \cdot q)$$

$$-(\nabla \cdot [\tau \cdot V])$$

Velocidad de entrada de energía por unidad de volumen debido a la conducción

Velocidad de trabajo comunicado al fluido por unidad de volumen debido a las fuerzas viscosas



# Ecuación de balance.

Velocidad de  
acumulación de energía  
cinética e interna

$$\frac{\partial}{\partial t} \rho \left( \hat{U} + \frac{1}{2} v^2 \right) = -(\nabla \cdot \rho v \left( \hat{U} + \frac{1}{2} v^2 \right)) - \rho(v \cdot g) + \rho(v \cdot g) - \text{presión} - (\nabla \cdot [\tau \cdot V])$$

Velocidad neta de  
adición de calor por  
conducción

Velocidad de  
trabajo  
comunicado al  
fluido por unidad  
de volumen debido  
a las fuerzas de  
presión

Velocidad de entrada  
de energía cinética e  
interna por convección

Velocidad de  
trabajo  
comunicado al  
fluido por unidad  
de volumen  
debido a las  
fuerzas de  
gravitación

Velocidad de  
trabajo comunicado  
al fluido por unidad  
de volumen debido  
a las fuerzas  
viscosas

Para usar la ecuación en casos particulares

necesario además una ecuación de estado  
ejemplo:  $PV = nRT$

relaciones termodinámicas entre  $dq$ ,  
y  $C_p$  o  $C_v$   $\hat{U}(V,T)$

$$d\hat{U} = \left(\frac{\partial \hat{U}}{\partial \hat{V}}\right)_T d\hat{V} + \left(\frac{\partial \hat{U}}{\partial T}\right)_{\hat{v}} dT = \left[-p + T \left(\frac{\partial p}{\partial T}\right)_{\hat{v}}\right] d\hat{V} + C_v dT$$

# Casos particulares

$$\rho C_v \frac{DT}{Dt} = k \nabla^2 T - T \left( \frac{\partial p}{\partial T} \right)_\rho (\nabla \cdot v) + \mu \varphi_v$$

$$\varphi_v = 2 \left[ \left( \frac{\partial v_x}{\partial x} \right)^2 + \left( \frac{\partial v_y}{\partial y} \right)^2 + \left( \frac{\partial v_z}{\partial z} \right)^2 \right]$$

$$+ \left( \frac{\partial v_y}{\partial x} + \frac{\partial v_x}{\partial y} \right)^2 + \left( \frac{\partial v_z}{\partial y} + \frac{\partial v_y}{\partial z} \right)^2 + \left( \frac{\partial v_x}{\partial z} + \frac{\partial v_z}{\partial x} \right)^2$$

$$- \frac{2}{3} \left( \frac{\partial v_x}{\partial x} + \frac{\partial v_y}{\partial y} + \frac{\partial v_z}{\partial z} \right)^2$$

# Ecuación de difusión

$$\frac{\partial T}{\partial t} = \frac{k}{\rho c_p} \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} = \alpha \frac{\partial^2 T}{\partial x^2}$$

Conductividad infinita (Gradiente cero).

$$hA(T_{\infty} - T)dt = c_p \rho V dT$$

# Integrando

$$\int_{T=T_0}^{T=T} \frac{dT}{T_\infty - T} = \frac{hA}{c_p \rho V} \int_{t=0}^{t=t} dt$$

$$\frac{T - T_\infty}{T_0 - T_\infty} = e^{-(hA/c_p \rho V)t}$$

# Número de Biot

$$N_{Bi} = \frac{hx_1}{k} < 0.1$$

## Velocidad de enfriamiento

$$\frac{dT}{dt} = -(T_0 - T_\infty)(hA/c_p \rho V)e^{-(hA/c_p \rho V)t}$$



## Ejemplo

Esfera de acero de radio 1 pulgada con temperatura inicial de 800 °F.  
Se sumerge en un medio a 250 °F.

Coeficiente de transferencia de calor:  $h = 20 \text{ Btu/hr. Ft}^2 \text{ }^\circ\text{F}$ .

¿Cuál es la temperatura de la esfera después de 1 hora?

# Ejemplo

$$x_1 = \frac{V}{A} = \frac{r}{3} = \frac{\frac{1}{12}}{3} = \frac{1}{36} \text{ pie}$$

$$= \frac{2.54}{100 \times 3} = 8.47 \times 10^{-3} m$$

$$N_{Bi} = \frac{hx_1}{k} = \frac{2 \frac{1}{36}}{25} = 0.00222$$

$$N_{Bi} = \frac{(11.36)(8.47 \times 10^{-3})}{43.3} = 0.00222$$

$$\frac{hA}{c_p \rho V} = \frac{2}{(0.11)(490)\left(\frac{1}{36}\right)} = 1.335 \text{ hr}^{-1}$$

$$\frac{hA}{c_p \rho V} = \frac{11.36}{(0.4606 \times 1000)(7849)(8.47 \times 10^{-3})} = 3.71 \times 10^{-4} \text{ s}^{-1} (1.335 \text{ hr}^{-1})$$

# Finalmente

$$\frac{T - T_{\infty}}{T_0 - T_{\infty}} = \frac{T - 250^{\circ}\text{F}}{800 - 250} = e^{-(hA/c_p\rho V)t} = e^{-(1.335)(1.0)} \quad T = 395^{\circ}\text{F}$$

$$\frac{T - 394.3\text{K}}{699.9 - 394.3} = e^{-(3.71 \times 10^{-4})(3600)} \quad T = 474.9\text{K}$$

## Cuestionario (1/3)

Analiza la gráfica de la diapositiva “Evolución temporal del perfil de temperaturas” y describe, qué variable se encuentra en el eje x, cuál en el eje y, qué representa cada uno de los colores

¿Cómo puede conocerse la evolución temporal del perfil de temperaturas?

¿Cuáles son las tres ecuaciones de balance que generalizan, al caso del medio continuo, las leyes de conservación de masa, energía y cantidad de movimiento?

## Cuestionario (2/3)

¿Cuáles de esos términos permanecen en la ecuación de difusión?

¿Cuál es la diferencia entre el enfoque Lagrangiano y el Euleriano en el estudio del movimiento de un fluido?

¿En matemáticas, a qué se le llama un campo?

¿Por qué es necesario usar la regla de la cadena en la escritura de las ecuaciones de balance, cuando hay un fluido en movimiento?

## Cuestionario (3/3)

¿Cómo se escribe el balance de energía en el caso de conductividades infinitas o gradiente cero?

¿Qué criterio se usa para saber si la aproximación de gradiente cero, es pertinente?

En el caso de gradiente cero, ¿existe un perfil de velocidades?

¿Qué compara el número de Biot?