

# Cuaderno de Clases: CI31A

## Capítulo 5: Escurrimiento en tuberías

Javier A. Rovegno Campos

19 de junio de 2007

**Licencia del Documento:** Creative Commons 3.0 [Detalles de la Licencia]<sup>1</sup>

**Este documento contiene una recopilación de los apuntes, tomados por el Autor, en las clases de Mecánica de Fluido del Año 2005 impartidas en la FCFM por los profesores:**

- Aldo Tamburrino
- Yarko Niño

Datos del Autor:

**Correos del Autor:** jrovegno@ing.uchile.cl , tatadeluxe@gmail.com

**Página Personal del Autor:** <http://www.cec.uchile.cl/~jrovegno/>

Este Documento forma parte de la primera etapa BETA del *Proyecto Colaborativo WikiCursos*.

Para más información sobre WikiCursos visitar:  
<http://ideaschile.wordpress.com/>

---

<sup>1</sup><http://creativecommons.org/licenses/by-sa/3.0/>

## **1. Introducción:**

**1.1. Generalidades.**

**1.2. Sistemas de Unidades y Medidas.**

**1.3. Propiedades de los fluidos: termodinámicas, de transporte (viscosidad , etc.), tensión superficial, presión de vapor (fenómenos de capilaridad y cavitación).**

## **2. Estática de los fluidos**

**2.1. Análisis de la condición de equilibrio. Presión y esfuerzo de corte. Ecuación fundamental del equilibrio estático de los fluidos.**

**2.2. Aplicación al campo de fuerzas gravitacionales. Ley hidrostática.**

**2.3. Aplicación a campos de fuerzas distintas de las gravitacionales (centrífuga, etc.).**

**2.4. Presiones absolutas y manométricas. Medida de la presión.**

**2.5. Fuerzas sobre superficies planas sumergidas y curvas sumergidas. Principio de Arquímedes.**

## **3. Cinemática de los fluidos**

**3.1. Clasificación de los regímenes de escurrimiento.**

- Régimen laminar y turbulento. Experiencia de Reynolds.
- Régimen uniforme y variado.
- Régimen permanente e impermanente.
- Escurrimiento crítico y subcrítico con superficie libre.

- 3.2. Descripción del movimiento de un fluido. Método de Lagrange y Euler. Líneas características del flujo.
- 3.3. Enfoques alternativos de análisis; enfoque integral; concepto de sistema y volumen de control. Teorema del Transporte de Reynolds.
- 3.4. Principio de conservación de la materia. Ecuación de continuidad según enfoque integral.
- 3.5. Conceptos de gasto másico y volumétrico. Aplicaciones de la ecuación, de continuidad integral.
- 3.6. Ecuación de continuidad desde un punto de vista diferencial.
- 3.7. Deformación de fluidos en movimiento. Deformación lineal (contracción o dilatación). Deformación angular, rotación con deformación (vorticidad). Propiedades de la vorticidad.

#### 4. Dinámica de los fluidos

- 4.1. Teorema del Momentum desde un punto de vista diferencial. Relaciones esfuerzo deformación. Flujos rotacionales e irrotacionales. Ecuaciones de Navier Stokes. Aplicaciones a la determinación de distribución de velocidades en régimen laminar.
- 4.2. Ecuación de Euler. Ecuación de Bernoulli. Aplicaciones.
- 4.3. Teorema General de la energía aplicado a los fluidos en movimiento.
- 4.4. Ecuación de Bernoulli derivada del Teorema de la Energía. Extensión a toda la corriente.
- 4.5. Teorema del Momentum desde el punto de vista integral.

#### 5. Esgurrimiento en tuberías

- 5.1. Nociones sobre Teoría de la Turbulencia. Ecuaciones de Reynolds.
- 5.2. Teoría fenomenológica de Prandtl. Distribución de velocidades en régimen turbulento.
- 5.3. Pérdidas de carga en tuberías friccionales y singulares. Aplicaciones.
- 5.4. Nociones de la Teoría de la Capa Limite.

## 6. Hidrodinámica y flujo potencial

6.1. Concepto de flujo Potencial. función Potencial y de Corriente. Propiedades de las funciones. Líneas equipotenciales y de corriente.

6.2. Ejemplos de flujos potenciales bidimensionales, flujo uniforme, flujo radial, fuentes y sumideros puntuales.

6.3. Redes de flujo y métodos de solución.

## 7. Análisis dimensional y teoría de modelos

7.1. Generalidades.

7.2. Fundamentos del método de Análisis Dimensional.

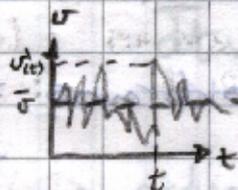
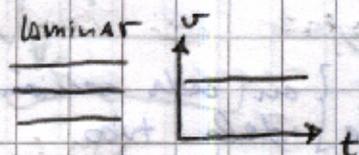
7.3. Teorema  $\pi$  o de Buckingham.

7.4. Aplicaciones. Sustentación y Arrastre.

7.5. Semejanza y Teoría de Modelos. Semejanza geométrica, cinemática y dinámica. Aplicaciones a estudios en modelos.

# 5.1 Nociones sobre Teoría de la Turbulencia

## Ecuaciones de Reynolds



Osborne Reynolds (1885)

Descomposición de Reynolds:  $v(t) = \bar{v} + v'(t)$

$$\bar{v} = \lim_{t \rightarrow \infty} \frac{1}{t} \int_0^t v \cdot dt \quad (\text{Valor medio temporal})$$

$v(t) = \bar{v} + v'(t)$ 
  
 $\bar{v}$  → Valor medio temp.
   
 $v'(t)$  → Fluctuación
   
 $\bar{v}$  → Valor medio temporal

$$\overline{v(t)} = \overline{\bar{v} + v'(t)}$$

$$\overline{v} = \overline{\bar{v}} + \overline{v'(t)}$$

$$\overline{v} = \bar{v} + \overline{v'}$$

$$\Rightarrow \overline{v'(t)} = 0$$

Consideramos:

$$u = \bar{u} + u' \quad \wedge \quad v = \bar{v} + v'$$

$$\overline{u \cdot v} = \overline{(\bar{u} + u')(\bar{v} + v')}$$

$$= \overline{\bar{u}\bar{v} + \bar{u}v' + u'\bar{v} + u'v'}$$

$$= \overline{\bar{u}\bar{v}} + \underbrace{\overline{\bar{u}v'}}_0 + \underbrace{\overline{u'\bar{v}}}_0 + \overline{u'v'}$$

↳ No se puede decir nada

$$\Rightarrow \overline{u \cdot v} = \overline{\bar{u}\bar{v}} + \overline{u'v'}$$

del mismo modo  $\left( \frac{\partial \bar{u}}{\partial x_i} \right) = \frac{\partial \bar{u}}{\partial x_i}$

$$\int u dx_i = \int \bar{u} dx_i$$

Par prop. de la integral.

Reynolds: Consideramos un fluido Newtoniano, incompresible en un campo gravitacional cuyas variables  $(\vec{v}, p)$  sean estadísticamente estacionarias (los estadígrafos no cambian en el tiempo)

Continuidad:  $\left[ \frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} + \frac{\partial w}{\partial z} = 0 \right] \parallel$  descap. de Reynolds

$$\frac{\partial(\bar{u}+u')}{\partial x} + \frac{\partial(\bar{v}+v')}{\partial y} + \frac{\partial(\bar{w}+w')}{\partial z} = 0$$

$$\Rightarrow \left( \frac{\partial \bar{u}}{\partial x} + \frac{\partial \bar{v}}{\partial y} + \frac{\partial \bar{w}}{\partial z} \right) + \left( \frac{\partial u'}{\partial x} + \frac{\partial v'}{\partial y} + \frac{\partial w'}{\partial z} \right) = 0 \quad (3)$$

$$\Rightarrow \left[ \nabla \cdot \bar{v} + \nabla \cdot v' = 0 \right] \quad (1) \parallel (1)$$

$$\Rightarrow \nabla \cdot \bar{v} + \nabla \cdot v' = 0 \Rightarrow \nabla \cdot \bar{v} + \nabla \cdot v' = 0$$

$$\Rightarrow \nabla \cdot \bar{v} = 0 \quad \therefore \left[ \frac{\partial \bar{u}}{\partial x} + \frac{\partial \bar{v}}{\partial y} + \frac{\partial \bar{w}}{\partial z} = 0 \right] \quad (2)$$

$$(2) \rightarrow (1) \Rightarrow \left[ \frac{\partial u'}{\partial x} + \frac{\partial v'}{\partial y} + \frac{\partial w'}{\partial z} = 0 \right]$$

Ec de N-S componente x:

$$\rho \frac{\partial u}{\partial t} + \rho u \frac{\partial u}{\partial x} + \rho v \frac{\partial u}{\partial y} + \rho w \frac{\partial u}{\partial z} = -\frac{\partial p}{\partial x} + \rho \nu \nabla^2 u \quad (4)$$

$$(3) \cdot u \Rightarrow u \left( \frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} + \frac{\partial w}{\partial z} \right) = 0 \quad (5)$$

(4)+(5)

$$\frac{\partial u}{\partial t} + 2u \frac{\partial u}{\partial x} + u \frac{\partial v}{\partial y} + v \frac{\partial u}{\partial y} + u \frac{\partial w}{\partial z} + w \frac{\partial u}{\partial z} = -\frac{\partial p}{\partial x} + \nu \nabla^2 u$$

$$\frac{\partial u}{\partial t} + \frac{\partial u^2}{\partial x} + \frac{\partial uv}{\partial y} + \frac{\partial uw}{\partial z} = -\frac{\partial p}{\partial x} + \nu \nabla^2 u$$

// Descap Reynolds

$$\frac{\partial(\bar{u}+u)}{\partial t} + \frac{\partial(\bar{u}+u)^2}{\partial x} + \frac{\partial(\bar{u}+u)(\bar{v}+v)}{\partial y} + \frac{\partial(\bar{u}+u)(\bar{w}+w)}{\partial z} = \frac{1}{\rho} \left( \frac{\partial \bar{p}}{\partial x} + \frac{\partial \bar{p}'}{\partial x} \right) + \nu \nabla^2 (\bar{u}+u)$$

$$\frac{\partial \bar{u}}{\partial t} + \frac{\partial u}{\partial t} + \frac{\partial \bar{u}^2}{\partial x} + \frac{\partial (2\bar{u}u)}{\partial x} + \frac{\partial u^2}{\partial x} + \frac{\partial \bar{u}\bar{v}}{\partial y} + \frac{\partial \bar{u}v'}{\partial y} + \frac{\partial u\bar{v}}{\partial y} + \frac{\partial uv'}{\partial y} + \frac{\partial \bar{u}\bar{w}}{\partial z} + \frac{\partial \bar{u}w'}{\partial z}$$

$$+ \frac{\partial u\bar{w}}{\partial z} + \frac{\partial uw'}{\partial z} = \frac{1}{\rho} \left( \frac{\partial \bar{p}}{\partial x} + \frac{\partial \bar{p}'}{\partial x} \right) + \nu \nabla^2 \bar{u} + \nu \nabla^2 u \quad (6) \quad \parallel \quad (1)$$

Promedio temporal de los distintos términos.

$$\frac{\partial \bar{u}}{\partial t} + \frac{\partial u}{\partial t} = \frac{\partial \bar{u}}{\partial t} + \frac{\partial u}{\partial t} = \frac{\partial \bar{u}}{\partial t} + \frac{\partial u}{\partial t} = 0$$

0 cte

$$\frac{\partial \bar{u}^2}{\partial x} + \frac{\partial 2\bar{u}u}{\partial x} + \frac{\partial u^2}{\partial x} = \frac{\partial \bar{u}^2}{\partial x} + \frac{\partial 2\bar{u}u}{\partial x} + \frac{\partial u^2}{\partial x} = \frac{\partial \bar{u}^2}{\partial x} + \frac{\partial 2\bar{u}u}{\partial x} + \frac{\partial u^2}{\partial x}$$

$$\frac{\partial \bar{u}\bar{v}}{\partial y} + \frac{\partial \bar{u}v'}{\partial y} + \frac{\partial u\bar{v}}{\partial y} + \frac{\partial uv'}{\partial y} = \frac{\partial \bar{u}\bar{v}}{\partial y} + \frac{\partial \bar{u}v'}{\partial y} + \frac{\partial u\bar{v}}{\partial y} + \frac{\partial uv'}{\partial y}$$

$$= \frac{\partial \bar{u}\bar{v}}{\partial y} + \frac{\partial u\bar{v}}{\partial y}$$

$$\text{Ecuivalentes: } \frac{\partial \bar{u}\bar{w}}{\partial z} + \frac{\partial \bar{u}w'}{\partial z} + \frac{\partial u\bar{w}}{\partial z} + \frac{\partial uw'}{\partial z} = \frac{\partial \bar{u}\bar{w}}{\partial z} + \frac{\partial u\bar{w}}{\partial z}$$

$$\frac{\partial \bar{p}'}{\partial x} = \frac{\partial \bar{p}'}{\partial x} = 0 \quad \sim \quad \nabla^2 u' = \nabla^2 u' = 0$$

Reemplazando términos en (6) queda:

$$\frac{\partial \bar{u}^2}{\partial x} + \frac{\partial u^2}{\partial x} + \frac{\partial \bar{u}\bar{v}}{\partial y} + \frac{\partial u\bar{v}}{\partial y} + \frac{\partial \bar{u}\bar{w}}{\partial z} + \frac{\partial u\bar{w}}{\partial z} = \frac{1}{\rho} \frac{\partial \bar{p}}{\partial x} + \nu \nabla^2 \bar{u} \quad (*)$$

$$2\bar{u} \frac{\partial \bar{u}}{\partial x} + \bar{v} \frac{\partial \bar{u}}{\partial y} + \bar{u} \frac{\partial \bar{v}}{\partial y} + \bar{w} \frac{\partial \bar{u}}{\partial z} + \bar{u} \frac{\partial \bar{w}}{\partial z} + \frac{\partial \bar{u}^2}{\partial x} + \frac{\partial u\bar{v}}{\partial y} + \frac{\partial u\bar{w}}{\partial z} = 0$$

$$\bar{u} \left[ \frac{\partial \bar{u}}{\partial x} + \frac{\partial \bar{v}}{\partial y} + \frac{\partial \bar{w}}{\partial z} \right] + \bar{v} \frac{\partial \bar{u}}{\partial x} + \bar{v} \frac{\partial \bar{u}}{\partial y} + \bar{w} \frac{\partial \bar{u}}{\partial z} + \frac{\partial \bar{u}^2}{\partial x} + \frac{\partial u\bar{v}}{\partial y} + \frac{\partial u\bar{w}}{\partial z} = 0$$

0 (cont)

$$\Rightarrow \bar{u} \frac{\partial \bar{u}}{\partial x} + \bar{v} \frac{\partial \bar{u}}{\partial y} + \bar{w} \frac{\partial \bar{u}}{\partial z} + \frac{\partial \bar{u}^2}{\partial x} + \frac{\partial u\bar{v}}{\partial y} + \frac{\partial u\bar{w}}{\partial z} = \frac{1}{\rho} \frac{\partial \bar{p}}{\partial x} + \nu \nabla^2 \bar{u} \quad (7)$$

$$\nabla^2 \bar{u} = \frac{\partial^2 \bar{u}}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 \bar{u}}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 \bar{u}}{\partial z^2} \quad (8)$$

Cont:  $\frac{\partial \bar{u}}{\partial x} + \frac{\partial \bar{v}}{\partial y} + \frac{\partial \bar{w}}{\partial z} = 0 \quad \Bigg/ \quad \frac{\partial}{\partial x}$

$$\frac{\partial^2 \bar{u}}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 \bar{v}}{\partial x \partial y} + \frac{\partial^2 \bar{w}}{\partial x \partial z} = 0 \quad (a)$$

$$(a) + (8) = \frac{\partial^2 \bar{u}}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 \bar{u}}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 \bar{u}}{\partial z^2} + \frac{\partial^2 \bar{v}}{\partial x \partial y} + \frac{\partial^2 \bar{w}}{\partial x \partial z}$$

$$(a) = \frac{\partial}{\partial x} \left[ \frac{\partial \bar{u}}{\partial x} \right] + \frac{\partial}{\partial y} \left[ \frac{\partial \bar{u}}{\partial y} + \frac{\partial \bar{v}}{\partial x} \right] + \frac{\partial}{\partial z} \left[ \frac{\partial \bar{u}}{\partial z} + \frac{\partial \bar{w}}{\partial x} \right] \quad (b)$$

$$\rho \nabla^2 \bar{u} = \mu \nabla^2 \bar{u} \quad (a)$$

$$(b) \cdot \mu = \frac{1}{\rho} \left\{ \frac{\partial}{\partial x} \left[ \mu \frac{\partial \bar{u}}{\partial x} \right] + \frac{\partial}{\partial y} \left( \mu \left[ \frac{\partial \bar{u}}{\partial y} + \frac{\partial \bar{v}}{\partial x} \right] \right) + \frac{\partial}{\partial z} \left( \mu \left[ \frac{\partial \bar{u}}{\partial z} + \frac{\partial \bar{w}}{\partial x} \right] \right) \right\}$$

$$\boxed{\text{Def: } \tau_{v_{ij}} = \mu \left[ \frac{\partial u_i}{\partial x_j} + \frac{\partial u_j}{\partial x_i} \right]} \quad (\text{Esferas viscosas})$$

$$\Rightarrow \frac{\mu}{\rho} \nabla^2 \bar{u} = \frac{1}{\rho} \left\{ \frac{\partial \tau_{v_{xx}}}{\partial x} + \frac{\partial \tau_{v_{xy}}}{\partial y} + \frac{\partial \tau_{v_{xz}}}{\partial z} \right\}$$

Finalmente N-S según x queda:

$$\bar{u} \frac{\partial \bar{u}}{\partial x} + \bar{v} \frac{\partial \bar{u}}{\partial y} + \bar{w} \frac{\partial \bar{u}}{\partial z} + \frac{\partial \bar{u}^2}{\partial x} + \frac{\partial \bar{u} \bar{v}}{\partial y} + \frac{\partial \bar{u} \bar{w}}{\partial z} =$$

$$-\frac{1}{\rho} \left[ \frac{\partial \bar{p}}{\partial x} + \frac{\partial \tau_{v_{xx}}}{\partial x} + \frac{\partial \tau_{v_{xy}}}{\partial y} + \frac{\partial \tau_{v_{xz}}}{\partial z} \right] \quad (9)$$

equivale a: para N-S según y queda:

$$\bar{u} \frac{\partial \bar{v}}{\partial x} + \bar{v} \frac{\partial \bar{v}}{\partial y} + \bar{w} \frac{\partial \bar{v}}{\partial z} + \frac{\partial \bar{v} \bar{u}}{\partial x} + \frac{\partial \bar{v}^2}{\partial y} + \frac{\partial \bar{v} \bar{w}}{\partial z} =$$

$$-\frac{1}{\rho} \left[ \frac{\partial \bar{p}}{\partial y} + \frac{\partial \tau_{v_{yx}}}{\partial x} + \frac{\partial \tau_{v_{yy}}}{\partial y} + \frac{\partial \tau_{v_{yz}}}{\partial z} \right]$$

lo mismo para z

Descamp de Reynolds  $\left\{ \begin{array}{l} \vec{v} = \vec{v} + \vec{v}' \\ p = \bar{p} + p' \end{array} \right\} \begin{array}{l} N-S \rightarrow \overline{N-S} \\ \rightarrow \overline{NS} \overline{NS} \end{array}$

Segun x:  $\underbrace{\rho \left( \bar{u} \frac{\partial \bar{u}}{\partial x} + \bar{v} \frac{\partial \bar{u}}{\partial y} + \bar{w} \frac{\partial \bar{u}}{\partial z} \right)}_{\frac{m \bar{a}}{V}} + \underbrace{\rho \frac{\partial \bar{u}^2}{\partial x} + \rho \frac{\partial \bar{u} \bar{v}}{\partial y} + \rho \frac{\partial \bar{u} \bar{w}}{\partial z}}_*$

\*: Se puede interpretar como fzas. que se originan en la turbulencia. (flujos de momento de las fluctuaciones turbulentas)

Al lado derecho de la ec (9) se toma:

$$\rho \frac{\partial \bar{p}}{\partial x} + \left[ \frac{\partial \tau_{vxx}}{\partial x} + \frac{\partial \tau_{vxy}}{\partial y} + \frac{\partial \tau_{vzx}}{\partial z} \right]$$

Donde  $\tau_{v_{ij}} = \mu \left[ \frac{\partial \bar{u}_i}{\partial x_j} + \frac{\partial \bar{u}_j}{\partial x_i} \right]$  (10)

Pasamos las "fzas viscosas a la derecha"

$$= -\frac{1}{\rho} \frac{\partial \bar{p}}{\partial x} + \frac{1}{\rho} \left[ \frac{\partial}{\partial x} \left( \tau_{vxx} - \rho \bar{u}^2 \right) + \frac{\partial}{\partial y} \left( \tau_{vxy} - \rho \bar{u} \bar{v} \right) + \frac{\partial}{\partial z} \left( \tau_{vzx} - \rho \bar{u} \bar{w} \right) \right]$$

Def:  $\tau_{vxx} = -\rho \bar{u}^2$  ;  $\tau_{vxy} = -\rho \bar{u} \bar{v}$   
 Esfuerzos APARADOS o Turbulentos de Reynolds

luego:  $\tau_{ij} = \tau_{vij} + \tau_{tij}$   
total viscoso turbulato

$$\tau_{vij} = \mu \left[ \frac{\partial \bar{u}_i}{\partial x_j} + \frac{\partial \bar{u}_j}{\partial x_i} \right] \quad \tau_{tij} = -\rho \overline{u_i \cdot u_j}$$

luego al promediar sobre la turbulencia las ecs. de N-S quedan:

# Ecuaciones de Reynolds (11)

$$x: \bar{u} \frac{\partial \bar{u}}{\partial x} + \bar{v} \frac{\partial \bar{u}}{\partial y} + \bar{w} \frac{\partial \bar{u}}{\partial z} = -\frac{1}{\rho} \frac{\partial \bar{p}}{\partial x} + \frac{1}{\rho} \left[ \frac{\partial}{\partial x} \left( \mu \frac{\partial \bar{u}}{\partial x} \right) - \overline{u'u'} \right] + \frac{\partial}{\partial y} \left[ \mu \left( \frac{\partial \bar{u}}{\partial y} + \frac{\partial \bar{v}}{\partial x} \right) - \overline{v'u'} \right] + \frac{\partial}{\partial z} \left[ \mu \left( \frac{\partial \bar{u}}{\partial z} + \frac{\partial \bar{w}}{\partial x} \right) - \overline{w'u'} \right]$$

$$y: \bar{u} \frac{\partial \bar{v}}{\partial x} + \bar{v} \frac{\partial \bar{v}}{\partial y} + \bar{w} \frac{\partial \bar{v}}{\partial z} = -\frac{1}{\rho} \frac{\partial \bar{p}}{\partial y} + \frac{1}{\rho} \left[ \frac{\partial}{\partial x} \left( \mu \left( \frac{\partial \bar{v}}{\partial x} + \frac{\partial \bar{u}}{\partial y} \right) - \overline{v'u'} \right) \right] + \frac{\partial}{\partial y} \left[ \mu \left( \frac{\partial \bar{v}}{\partial y} \right) - \overline{v'v'} \right] + \frac{\partial}{\partial z} \left[ \mu \left( \frac{\partial \bar{v}}{\partial z} + \frac{\partial \bar{w}}{\partial y} \right) - \overline{w'v'} \right]$$

$$z: \bar{u} \frac{\partial \bar{w}}{\partial x} + \bar{v} \frac{\partial \bar{w}}{\partial y} + \bar{w} \frac{\partial \bar{w}}{\partial z} = -\frac{1}{\rho} \frac{\partial \bar{p}}{\partial z} + \frac{1}{\rho} \left[ \frac{\partial}{\partial x} \left( \mu \left( \frac{\partial \bar{w}}{\partial x} + \frac{\partial \bar{u}}{\partial z} \right) - \overline{w'u'} \right) \right] + \frac{\partial}{\partial y} \left[ \mu \left( \frac{\partial \bar{w}}{\partial y} + \frac{\partial \bar{v}}{\partial z} \right) - \overline{w'v'} \right] + \frac{\partial}{\partial z} \left[ \mu \left( \frac{\partial \bar{w}}{\partial z} \right) - \overline{w'w'} \right]$$

Ecuaciones: Reynolds 3 + Continuidad 1 = 4

Incognitas =  $\bar{p}, \bar{u}, \bar{v}, \bar{w}, \overline{u'^2}, \overline{v'^2}, \overline{w'^2}, \overline{u'v'}, \overline{u'w'}, \overline{v'w'}$  = 10

Problema de cierre de la Turbulencia:

Tenemos más incognitas que ecuaciones, para cerrar el problema debemos modelar los términos turbulentos  $\overline{u'v'}$ .

Modelos de cierre de la Turbulencia.

Boussinesq: (1879 → Analogía con el flujo laminar)

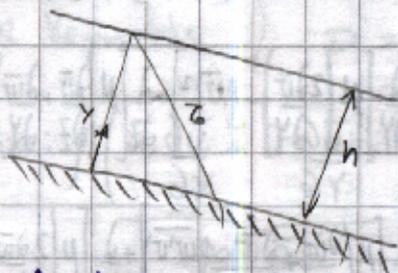
$$\left. \begin{aligned} \tau_{xy} &= \mu \frac{\partial \bar{u}}{\partial y} \\ \tau_{yx} &= \mu_T \frac{\partial \bar{u}}{\partial y} \end{aligned} \right\} \tau_{xy} = (\mu + \mu_T) \frac{\partial \bar{u}}{\partial y}$$

$\uparrow$  Prop. del fluido  
 $\uparrow$  Prop. del flujo

$\mu_T$ : viscosidad Turbulenta o de remolinos.

El gran problema es que  $\mu_T$  es una propiedad del flujo, no del fluido.

## Concepto de la longitud de mezcla de Prandtl (1933)



$$\bar{v} = \bar{v}_f \left(1 - \frac{h}{y}\right)$$

$\bar{v}_f$ : espurgo en el fondo

→ Analogía al concepto de camino libre medio en teoría cinética de los gases.

Camino libre medio: Distancia promedio que recorre una partícula de gas antes de chocar con otra.

flujo  $\rightarrow$

## 5.2 - Teoría Fenomenológica de Prandtl

### Distribución de velocidades en régimen turbulento.

(At. 08-11)

Ecuaciones de Reynolds

$$\tau_{ij} = \tau_{vij} + \tau_{Tij}$$

$$\tau_{vij} = \left( \frac{\partial \bar{u}_i}{\partial x_j} + \frac{\partial \bar{u}_j}{\partial x_i} \right) \mu; \quad \tau_{Tij} = -\rho \overline{u_i u_j} = \mu$$

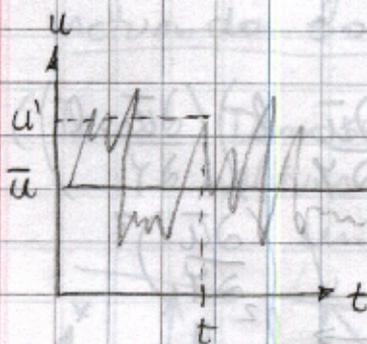
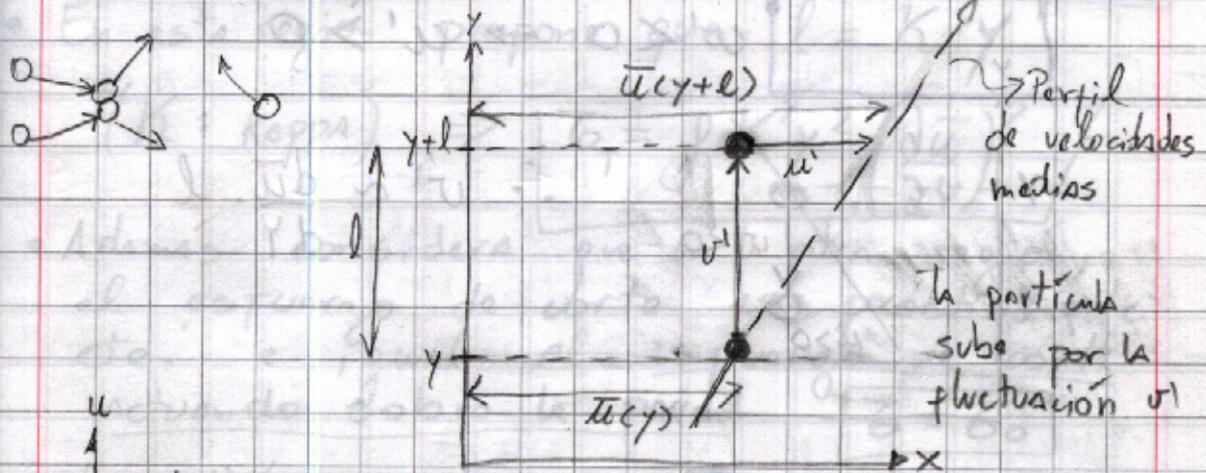
• Modelo de Boussinesq (1879).

Coef. de viscosidad turbulenta o de remolinos

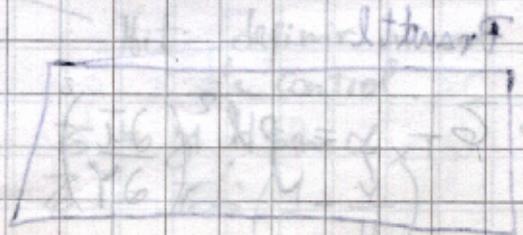
$$\tau_{Txy} = -\rho \overline{u'v'} = \mu_T \frac{\partial \bar{u}}{\partial y} \quad \parallel \quad \mu_T = f(\mu, \text{flujo})$$

• Prandtl (1933):

Concepto de longitud de mezcla en analogía al concepto de camino libre medio de la teoría cinética de los gases.



Flujo 2D, estacionario



$$u = \bar{u} + u' \quad ; \quad v = \bar{v} + v'$$

$l$ : longitud de mezcla.

$$u' = \bar{u}(y) - \bar{u}(y+l) \quad // \text{ Taylor}$$

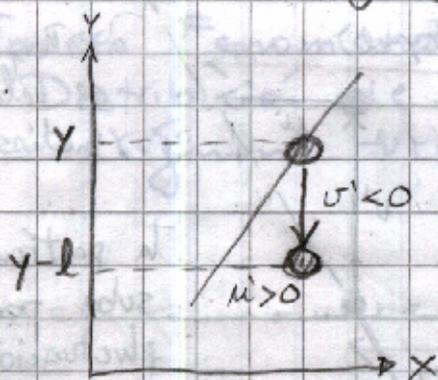
$$u' = \bar{u}(y) - \left[ \bar{u}(y) + \frac{d\bar{u}}{dy} \cdot l + \dots \right]$$

$$\boxed{u' = -\frac{d\bar{u}}{dy} \cdot l} \quad (\text{longitud de mezcla})$$

Experimental: se ha observado que la turbulencia es "bien conocida"

$$\Rightarrow \boxed{|u'| \sim |v'|} \quad // \text{ semejanza en orden de magnitud.}$$

Es fácil ver:  $v' > 0 \rightarrow u' < 0$   
 $v' < 0 \rightarrow u' > 0$



$$\therefore v' \sim \frac{d\bar{u}}{dy} \cdot l$$

$$\overline{\tau_{xy}} = -\rho \cdot \overline{u'v'} \sim -\rho \left( -\frac{d\bar{u}}{dy} \cdot l \right) \left( \frac{d\bar{u}}{dy} \cdot l \right)$$

$$= \underbrace{(\alpha l^2)}_{l'^2} \rho \left( \frac{d\bar{u}}{dy} \right)^2$$

$l'^2 \xrightarrow{\text{def}} l^2$

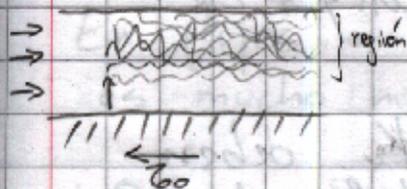
Prandtl

$$\Rightarrow \boxed{\overline{\tau_{xy}} = \rho l^2 \left( \frac{d\bar{u}}{dy} \right)^2}$$

Pero, el problema no está resuelto ya que no conocemos "l"

• Von Kármán (Alumno de Prandtl)

• Considera el flujo limitado por una pared:



• Considera una región del flujo cercana a la pared, pero suficientemente alejada de ella, de tal manera que dominen los esfuerzos turbulentos sobre los viscosos

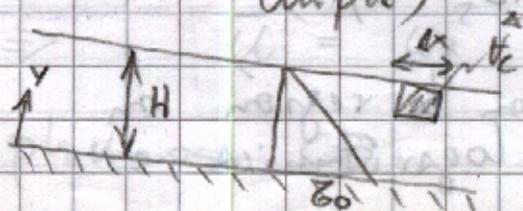
$$\tau_0 = \tau_T + \tau_v \approx \tau_T \quad (\tau_T \gg \tau_v)$$

• En esta región propone que:  $l = K \cdot y$

$$(K: \text{Kappa}) \Rightarrow \tau_T = \rho K^2 y^2 \left( \frac{du}{dy} \right)^2$$

• Además considera que en la otra región, el esfuerzo de corte es prácticamente cte. e igual al esfuerzo de corte actuando sobre la pared.  $\tau = \tau_0$

(TAREA. Demostrar que en un canal con altura de escurrimiento cte se cumple)

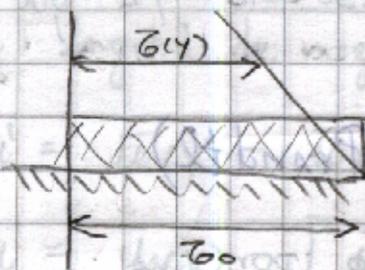


bit: definir un vol de control.

$$\tau = \rho H \sin \alpha$$

$$\tau = \tau_0 \left( 1 - \frac{y}{H} \right)$$

Por definición de  $u_*$ :



$$\tau_0 = \rho u_*^2$$

$$\therefore \int u_*^2 = \int K^2 y^2 \left( \frac{d\bar{u}}{dy} \right)^2$$

$$\Rightarrow \frac{d\bar{u}}{dy} = \frac{u_*}{K \cdot y}$$

$$\Rightarrow \frac{d\bar{u}}{u_*} = \frac{dy}{K \cdot y} \Rightarrow \frac{\bar{u}}{u_*} = \frac{1}{K} \ln y + cte$$

La cte de integración y  $K$  deben determinarse experimentalmente.

$$\boxed{\frac{\bar{u}}{u_*} = \frac{1}{K} \ln y + C \quad \text{Se denomina Ley logarítmica.}}$$

- Caso paredes lisas:

$$\frac{\bar{u}}{u_*} = \frac{1}{K} \cdot \ln \left( \frac{y \cdot u_*}{\nu} \right) + 5,5$$

- Pared hidrodinámicamente rugosa:

$$\frac{\bar{u}}{u_*} = \frac{1}{K} \ln \left( \frac{y}{K_s} \right) + 8,5$$

(En ambos casos  $K = 0,4$ )

Se encuentra que en la región en la cual la Ley logarítmica es

válida es mucho mayor de lo que podríamos suponer a priori, entonces debemos dudar de las consideraciones hechas para su deducción.

Ley logarítmica:

En capas límite, el rango de validez llega al 20% del espesor de la capa límite.

En flujos en canales abiertos, la región es mucho mayor.

¿Qué sucede en la región entre la superficie ( $y=0$ ) y la zona en la que es válida la Ley logarítmica?

(Pregunta válida solo para paredes lisas)

- Consideramos que en esta región dominan los esfuerzos viscosos  $\tau_v \gg \tau_T$

$$\tau \approx \tau_v = \mu \left[ \frac{\partial \bar{u}}{\partial y} + \frac{\partial \bar{v}}{\partial x} \right]$$

- Además consideramos que  $\tau = \tau_0 = \rho u_*^2$

$$\Rightarrow \rho u_*^2 = \mu \frac{\partial \bar{u}}{\partial y}$$

$$\Rightarrow \rho u_*^2 y = \mu \cdot \bar{u} + \text{cte}$$

↓  
Velocidad  
fricción o  
del corte.

$$\Rightarrow \bar{u} = \frac{u_*^2}{\nu} y + C$$

- Aplicamos CB:

CB:  $y=0, \bar{u}=0 \Rightarrow C_1=0$

$$\therefore \left[ \begin{array}{l} \bar{u} \\ u^* \end{array} = \frac{u^* \cdot y}{\downarrow} \right]$$

Definimos variables adimensionales.

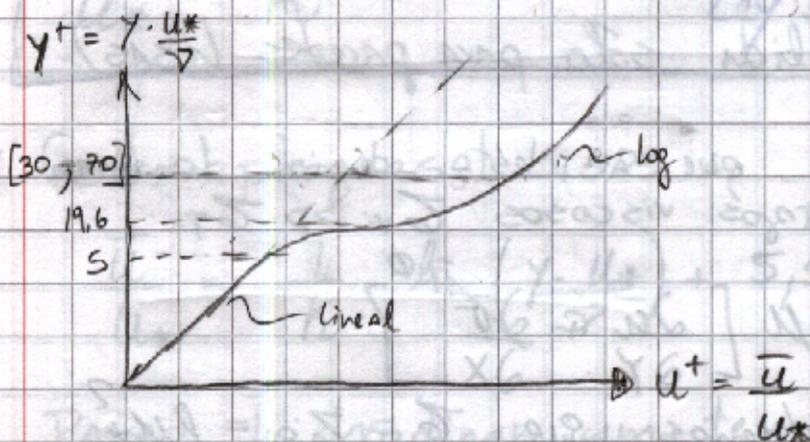
Def  $\left( u^+ = \frac{\bar{u}}{u^*} \right) \wedge \left( y^+ = \frac{u^* \cdot y}{\downarrow} \right)$

$\Rightarrow \left[ u^+ = y^+ \right]$

$\therefore$  la ley logaritmica queda:

$$\left[ u^+ = \frac{1}{K} \cdot \ln y^+ + 5,5 \right]$$

Parabolas LISAS.



Pared Lisa

$$\frac{K_S \cdot u^*}{v} < 5$$

Pared Rugosa

$$\frac{K_S \cdot u^*}{v} > 60$$

# Teoría de la Turbulencia.

(09-15)

Reynolds:  $u = \bar{u} + u'$

(N-S) Para un  $t$  suficiente para calcular un promedio temporal, para Acotado como para agregar la dependencia de la vel media del tiempo.

$$\frac{D\bar{u}}{Dt} = -\frac{1}{\rho} \frac{d\bar{p}}{dx} + \frac{1}{\rho} \left[ \frac{d}{dx} \left( 2\mu \frac{d\bar{u}}{dx} - \rho \bar{u}'^2 \right) + \frac{d}{dy} \left( \mu \left( \frac{\partial \bar{u}}{\partial y} + \frac{\partial \bar{v}}{\partial x} \right) - \rho \bar{u}'v' \right) + \frac{d}{dz} \left( \mu \left( \frac{\partial \bar{u}}{\partial z} + \frac{\partial \bar{w}}{\partial x} \right) - \rho \bar{u}'w' \right) \right]$$

$$\tau_{ij} = \mu \left( \frac{\partial \bar{u}_i}{\partial x_j} + \frac{\partial \bar{u}_j}{\partial x_i} \right) \quad \text{Laminar}$$

En este caso (Turbulento)

$$\tau_{xx} = \mu \frac{\partial \bar{u}}{\partial x} - \rho \bar{u}'^2$$

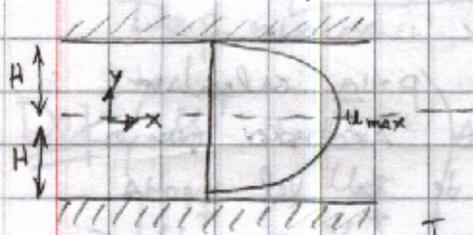
$$\tau_{xy} = \mu \left( \frac{\partial \bar{u}}{\partial y} + \frac{\partial \bar{v}}{\partial x} \right) - \rho \bar{u}'v' \quad ; \quad \tau_{xz} = \mu \left( \frac{\partial \bar{u}}{\partial z} + \frac{\partial \bar{w}}{\partial x} \right) - \rho \bar{u}'w'$$

Donde

$$\tau = \tau_v + \tau_T$$

### 5.3 Aplicación de Teo. de Turbulencia.

- Flujo turbulento estacionario entre 2 placas planas.



$$\bar{u} = \bar{u}(y)$$

$$\bar{v} = \bar{w} = 0$$

Incognitas

$$\overline{v'w'}, \overline{u'^2}, \overline{u'v'}, \overline{u'w'} = f_m(y)$$

Aplicamos Continuidad

$$\frac{\partial \bar{u}}{\partial x} + \frac{\partial \bar{v}}{\partial y} + \frac{\partial \bar{w}}{\partial z} = 0 \Rightarrow \boxed{\frac{\partial \bar{u}}{\partial x} = 0} \quad (1)$$

Cont. para flujos

Momentum:

$$\hat{x}] : 0 = -\frac{\partial \hat{p}}{\partial x} + \frac{\partial}{\partial y} \left[ \mu \frac{\partial \bar{u}}{\partial y} - \int \overline{u'v'} \right] \quad (2)$$

$$\hat{y}] : 0 = -\frac{\partial \hat{p}}{\partial y} - \int \frac{\partial}{\partial y} (\overline{v'^2}) \quad (3)$$

$$\hat{z}] : 0 = -\frac{\partial}{\partial y} (\overline{v'w'}) \quad (4)$$

$$\text{de (4)} \Rightarrow \overline{v'w'} = \text{cte}$$

$$v' = w' = 0 \text{ en la pared} \Rightarrow \overline{v'w'} = 0$$

$$(3) \Rightarrow \hat{p} = -\int \overline{v'^2} + \text{cte} \Rightarrow \boxed{\hat{p} = -\int \overline{v'^2} + \hat{p}_{\text{pared}}} \quad (5)$$

$$\text{Pues en la pared } v' = 0 \Rightarrow \text{cte} = \hat{p}_{\text{pared}}$$

$$(2) \Rightarrow \frac{\partial \hat{p}}{\partial x} = \frac{d}{dy} \left( \underbrace{\mu \frac{du}{dy} - \int u' \sigma'}_{\tau_{xy} \text{ no es fn de } x} \right)$$

$$\Rightarrow \frac{\partial \hat{p}}{\partial x} = \frac{\partial \tau_{xy}}{\partial y} \quad (7) \Rightarrow \hat{p} = \frac{d\tau_{xy}}{dy} \cdot x + \text{cte}$$

la presión varía linealmente con  $x$  igual que en laminar

$$(5) \frac{\partial}{\partial x} \Rightarrow \frac{\partial \hat{p}}{\partial x} = 0 + \frac{\partial \hat{p}_{pared}}{\partial x}$$

$$\text{con (7)} \Rightarrow \frac{\partial \tau_{xy}}{\partial y} = \frac{\partial \hat{p}_{pared}}{\partial x} \Rightarrow \tau_{xy} = \frac{\partial \hat{p}_{pared}}{\partial x} \cdot y + C_2 \quad (8)$$

$$\text{En } y=H \Rightarrow \tau = \tau_{pared} = f \cdot \mu \cdot u^2$$

$$(8) \Rightarrow \tau_{pared} = \frac{\partial \hat{p}_{pared}}{\partial x} \cdot H + C_2 \quad (10)$$

$$(10) \rightarrow C_2$$

$$C_2 \text{ on (9)} \Rightarrow \tau_{xy} = \frac{\partial \hat{p}_{pared}}{\partial x} \cdot y + \left( \tau_{pared} - \frac{\partial \hat{p}_{pared}}{\partial x} \cdot H \right)$$

$$\Rightarrow \tau_{xy} = \frac{\partial \hat{p}_{pared}}{\partial x} (y-H) + \tau_{pared} \quad (11)$$

Por simetría, para  $y=0 \rightarrow \tau=0$

$$\Rightarrow 0 = - \frac{\partial \hat{p}_{pared}}{\partial x} \cdot H + \tau_{pared}$$

$$\Rightarrow \frac{\partial \hat{p}_{pared}}{\partial x} H = \tau_{pared} \quad (12)$$

$$(12 \wedge 11) \Rightarrow \tau = \tau_{pared} \frac{y-H}{H} + \tau_{pared}$$

$$\Rightarrow \tau_{xy} = \tau_{pared} \frac{y}{H} \quad (13)$$

∴ Distribución del efecto de corte es lineal con respecto a  $y$ :

$$\tau = \mu \frac{d\bar{u}}{dy} - \rho \overline{u'v'} = \tau_{pared} \frac{y}{H}$$

$$\Rightarrow \left| \mu \frac{d\bar{u}}{dy} = \tau_{pared} \frac{y}{H} + \rho \overline{u'v'} \right| \quad (14)$$

Como no conocemos  $\overline{u'v'}$  necesitamos una ley de cierre

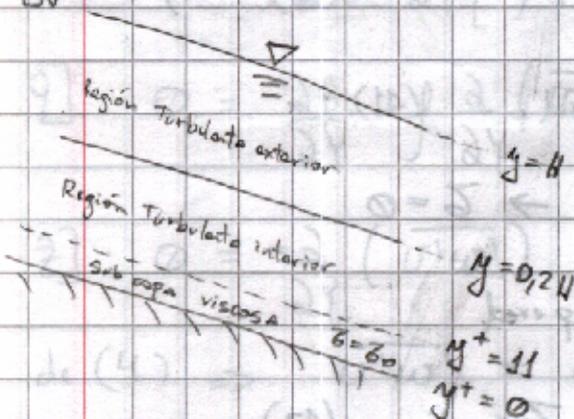
Ej. Boussinesq:  $\tau_v = \mu \frac{d\bar{u}}{dy}$  por analogía

$$\tau_T = \mu_T \frac{d\bar{u}}{dy} = -\rho \overline{u'v'}$$

## Problema 1

ST

$$\text{Def: } y^+ = \frac{u_*}{\nu} \cdot y$$



• Región Turbulenta interior: ( $\tau_T \gg \tau_v$ )

$$\tau = \tau_T + \tau_v \approx \tau_T$$

$$\tau_T = -\rho \overline{u'v'}$$

$$\tau = \tau_T \approx \tau_0 = f \cdot u_*^2$$

$$; l = K \cdot y$$

Prandtl:  $\tau_0 = f \cdot l^2 \left( \frac{d\bar{u}}{dy} \right)^2$

$$f \cdot u_*^2 = f \cdot l^2 \left( \frac{d\bar{u}}{dy} \right)^2 / \sqrt{?} \Rightarrow \frac{d\bar{u}}{dy} = \frac{u_*}{K \cdot y}$$

$$\Rightarrow \frac{d\bar{u}}{u_*} = \frac{dy}{K \cdot y} \quad | \int \Rightarrow \frac{\bar{u}}{u_*} = \frac{1}{K} \ln y + cte$$

$$\Rightarrow \frac{\bar{u}}{u_*} = \frac{1}{K} \ln \left( y \cdot \frac{u_*}{\nu} \right) + C$$

$$\left[ u^+ = \frac{1}{K} \ln(y^+) + C \right] \quad (1) \quad (K=0.4)$$

• Sub-capa viscosa:  $\tau_v \gg \tau_0$

$$\Rightarrow \tau = \tau_v; \quad \tau \approx \tau_0 = f u_*^2 = \mu \frac{d\bar{u}}{dy}$$

$$\Rightarrow \frac{d\bar{u}}{u_*} = \frac{u_*}{\nu} dy \quad | \int \Rightarrow \frac{\bar{u}}{u_*} = \frac{u_*}{\nu} \cdot y$$

$$\left[ u^+ = y^+ \right] \quad (2)$$

$$(1)_{(y^+=11)} = (2)_{(y^+=11)}$$

$$11 = \frac{1}{0.4} \cdot \ln(11) + C \Rightarrow \boxed{C = 5.005}$$

• Región Turbulencia exterior ( $\tau_0 \gg \tau_v$ )

$$\left[ \tau = \tau_0 \left( 1 - \frac{y}{H} \right) \right] = f u_*^2 \left( 1 - \frac{y}{H} \right)$$

$$\tau \approx \tau_0 = f \cdot l^2 \left( \frac{d\bar{u}}{dy} \right)^2$$

$$l_0 = 0,08 H \Rightarrow d\bar{u} = \alpha' \left(1 - \frac{y}{H}\right)^{1/2} dy$$

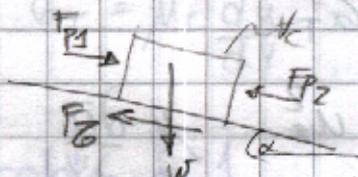
$$\alpha' = \frac{u_*'}{l_0} \quad \frac{\bar{u}}{u_*'} = \frac{1}{l_0} \frac{2}{3} (y-H) \sqrt{\frac{(H-y)}{H}} + C_{12}$$

$$(2) (y=0,2H) = (3) (y=0,2H)$$

$$\frac{u_*'}{y} \cdot 0,2H = -5,96 + C_{12}$$

ii) Flujo uniforme:

a)  $\sin \alpha = 0,0001$  ;  $H = 1 \text{ [m]}$  ;  $\nu = 10^{-6} \left[ \frac{\text{m}^2}{\text{s}} \right]$



$$\sum F = \rho Q \Delta V x \rightarrow \sum F = 0$$

$$F_{p1} = F_{p2} \Rightarrow F_g = \tau_0 \cdot \Delta x$$

$$u_*' = \Delta x \cdot H \sin \alpha \cdot \rho$$

$$F_g = W_x$$

$$\Rightarrow \tau_0 = \rho H \sin \alpha$$

$$\tau_0 = \rho u_*'^2$$

$$\Rightarrow u_*' = \frac{1}{\rho} \cdot \rho H \sin \alpha$$

5.4 Nociones Sobre LA TEORÍA DE LA CAPA LÍMITE.

(Hoja CAT : 10-11)