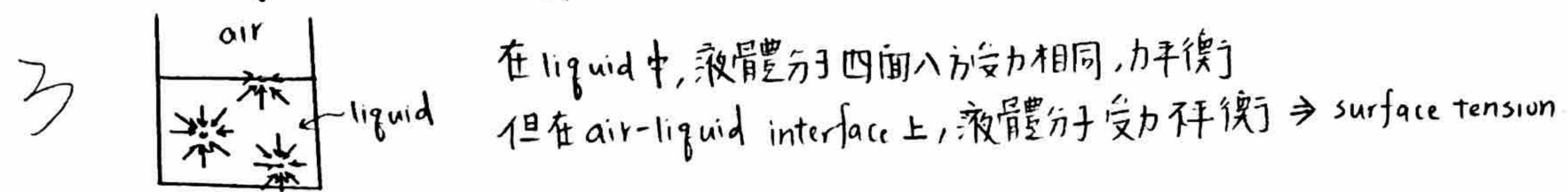
院系 College	工 學院 College	エオ斗 系 Department	三年 班 Year Class	評閱成績 Score	93	of Instructor		
(a)	流唱整學區	引電影大	的差别是固	體可以承急	剪應力,但流體不行。	<b>4</b>		
7	Ex. Solid	51.16	旋轉	體學流電	可以後·現,固體的形狀	不可文		
(b)	流程對人	fluid parti	de) 是的 - 人	、国流體分子	視烏質量固定的粒子,其骨	皇積以須	又的狗大也多	] J.,
	多了大、才前	与忽旧各分子	個別效應,	但也必須比多	发析的流體空間从很多。程制进行进行,如此可	使流體儿	主質是可從分	Á7.
	考慮分甘的		. •					
	子盾织noslip	唇的作用 condition	代版 ** 生) 流彩	化加加加加加加加加加加加加加加加加加加加加加加加加加加加加加加加加加加加加	YERX小管意到分子但 好的最大體積 的是科別連續體的標準 Continuum 上記 於 所 的 的 的 的 的 的 的 的 的 的 的 的 的 的 的 的 的 的	e path leng existing 表記帶生愈 野速度。	+ <b>h</b>	
2	m New	ton's law i	of viscosit	y > 施力口的	剪應力與流體速度變	化量成正比	,民了 て=州る仏 みり、	
3	(e) vortucion が=	y(河野): Y(X) To Kill Hon (Tight): De To di	用整旗流	體中任意-16	體是否旋轉及其旋轉程度 votational flow a contour 上,流體速度的由 vorticity 可以知道該點	引旗人		
, .	•			surface tensi	on.			

(續寫轉背頁)

马(村)3)

(xo, yo)

(g) surface tension (表面張力):在两不同介質的界面上,因分分分不平衡而造成的現象 air 與liquid 為兩不同介質>在界面上曾有表面張力的出現



(h) streamline (流線)=流體上的切線大小的同即代表該點的速度大小及方向。 
$$\overrightarrow{U} | \overrightarrow{U} | \overrightarrow{V} \Rightarrow \overrightarrow{U} | \overrightarrow{V} | \overrightarrow{V} | \overrightarrow{V} | \overrightarrow{V} | = \widehat{V} | (Vdz - wdy) + \widehat{J} (wdx - udz) + \widehat{J} (udy - \overline{U} dx)$$

path line:同一流骨堂粒子移動的軌缸。

streak line (煙線):紅色同一點的所有流體粒子的軌体集包。一个 僅有在 steady state 時, streamline, path line, streak line 有 .

Stiram function

定義 
$$u = \frac{3\psi}{3y}$$
  $v = -\frac{3\psi}{3x}$  中的流在 continuity equation  $\nabla \cdot \hat{v} = 0$ 

$$\nabla \cdot \hat{v} = \frac{3U}{3x} + \frac{3U}{3y} = \frac{3\psi}{3x^{2}y} - \frac{3'\psi}{3y^{3}x} = 0$$

定義 
$$u = \frac{\partial \phi}{\partial x}$$
  $v = \frac{\partial \phi}{\partial y}$   $\phi$  的動流足 instational condition  $\vec{w} = \nabla x \vec{v} = 0$   $\nabla x \vec{v} = \left(\frac{\partial v}{\partial x} - \frac{\partial u}{\partial y}\right) \hat{k} = 0$   $\frac{\partial v}{\partial x} - \frac{\partial v}{\partial y} = \frac{\partial^2 v}{\partial x \partial y} - \frac{\partial^2 v}{\partial x \partial y} = 0$ .

stream function 的物理意義可由其與 stream line 的關係中看出

$$udy - vdx = \frac{2\psi}{2y} dy + \frac{2\psi}{2x} dx = d\psi = 0 \quad \text{in } \psi = C$$

stream function is constant along stream line

potential function的物理意教文证上dr

potential line上每一點的切線的阿姆流速重直 potential function is constant along potential line

由上述分析可以看出 中 = 
$$\frac{3\psi}{3x}$$
 dx +  $\frac{3\psi}{3y}$  dy =  $-v$  dx +  $v$  dy =  $v$   $\frac{dy}{dx} = \frac{v}{v}$  dx =  $\frac{3\psi}{3x}$  dx +  $\frac{3\psi}{3y}$  dy =  $u$  dx +  $v$  dy =  $v$   $\frac{dy}{dx} = -\frac{v}{v}$ 

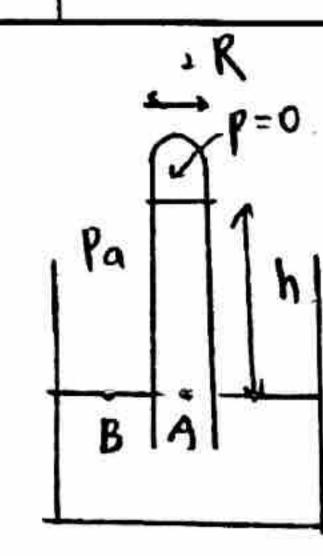
南部率乘横高一,放纸ram function與potential function 正交

東大阪 
$$\psi = c$$
  $udy - vdx = 0$   $\phi = c$   $udx + vdy = 0$ .



評閱成績 Year Class Score

of instructor



(a) pressure at point A = pressure at point B

作用力 at point A=作用力 at point Bin (p+pgh) (x(R\*) + 6 cos (180-8) (2x(x) = Pa (x(x)). Pa=pgh- = 6coso

(c) tt較 Pa=pgh 與 Pa=pgh-产6coso

宙管徑尺很大時可以忽略表面張力的影響 當知face tension 6很小時,亦可忽略表面張力的影響。

3. conservation of moss 
$$b=1$$
  $B=\iint_{C,V} \rho dV$   

$$\frac{(DB)}{Dt}_{system} = 0 = \frac{d}{dt} \iint_{c,V} \rho dV + \iint_{c,S} \rho \vec{\upsilon} \cdot d\vec{A}$$
Steady state.
$$\iint_{C,S} \rho \vec{\upsilon} \cdot d\vec{A} = \int_{A}^{B} \rho \vec{\upsilon} \cdot d\vec{A} + \int_{B}^{C} \rho \vec{\upsilon} \cdot d\vec{A} + \int_{C}^{D} \rho \vec{\upsilon} \cdot d\vec{A} + \int_{D}^{A} \rho \vec{\upsilon} \cdot d\vec{A} = 0.$$

$$y=0$$
  $u=0.5$   
 $y=H$   $u=0$   
 $y=-H$   $u=0$ 

$$W = \frac{1}{2H^2} \frac{1}{3} + \frac{1}{2} 0$$

$$y=0$$
  $u=0.50$   $(z)$   $($ 

$$aH^{2}+bH=0.5U$$
  
+)  $aH^{2}-bH=0.5U$   
 $zaH^{2}=U$ .  $a=U$   
 $zH^{2}$ ,  $b=0$ 

mass flux AB. | \int BpJ.dA | = PU(2H)= 2PUH \*

moss flux cD | [ [ ρῦ· dĀ] = ρ [ H U y y + ½ U dy = ρ [ - [ - H y + ½ U y ] + - [ - H ]  $= P\left[\frac{1}{3}UH+UH\right] = \frac{4}{3}PUH.$ 

(c) conservation of momentum. 
$$b = \vec{v}$$
  $B = \iiint_{c.v.} \vec{p} \vec{v} dV$ .

(c) conservation of momentum.  $b = \vec{v}$   $B = \iiint_{c.v.} \vec{p} \vec{v} dV$ .

(d)  $(\frac{DB}{Dt})_{system} = \frac{d}{dt} \iiint_{c.v.} \vec{p} \vec{v} dV + \iint_{c.s.} \vec{p} \vec{v} (\vec{v} \cdot d\vec{A})$ .

Steady state.

$$\chi$$
-dir :  $P_1(2H) - P_2(2H) - F = \iint_{C,3} \rho \vec{v} (\vec{v}, d\vec{\Lambda}) + m_{AD} + m_{BC} \times U$    
指院 Surface BC, 與  $\int_A^B \rho \vec{v} (\vec{v}, d\vec{\Lambda}) \int_C^D \rho \vec{v} (\vec{v}, d\vec{\Lambda})$    
Surface AD 的流速  $= -\rho U'(2H)$   $= \rho \int_{-H}^H (\frac{U}{2H^2}\vec{J} + \frac{U}{2}\vec{J})^2 dy$   $= \frac{14}{15}\rho U'H$   $= \frac{14}{15}\rho U'H$ 

incompressible ip is constant. 3+ P V.  $\vec{v} = 0 \Rightarrow V \cdot \vec{v} = 0$ .

Cartesian coordinate 
$$\frac{\partial U}{\partial x} + \frac{\partial U}{\partial y} = 0$$
.  $\vec{U} = U\hat{I} + U\hat{J}$ 

Momentum equation  $\frac{\partial \vec{U}}{\partial x} + \vec{U} \cdot \nabla \vec{U} = -\frac{1}{\rho} \nabla p + V \nabla^2 \vec{U}$ .

Steady state.

$$\frac{\lambda - q_{1x} : \eta \frac{\partial \chi}{\partial x} + \Omega \frac{\partial \chi}{\partial y} = -\frac{1}{\rho} \frac{\partial L}{\partial x} + \Omega \left( \frac{\partial \chi}{\partial x^{2}} + \frac{\partial^{2} \chi}{\partial y^{2}} \right)^{\frac{1}{2}}}{\eta - q_{1x} : \eta \frac{\partial \chi}{\partial x} + \Omega \frac{\partial \chi}{\partial y} = -\frac{1}{\rho} \frac{\partial L}{\partial x} + \Omega \left( \frac{\partial \chi}{\partial x^{2}} + \frac{\partial^{2} \chi}{\partial y^{2}} \right)^{\frac{1}{2}}}$$

(b) 
$$\int \frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} = 0. \Rightarrow \frac{\partial v}{\partial y} = 0. \Rightarrow v = v(x).$$

$$|z| = \frac{\partial v}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} = 0. \Rightarrow \frac{\partial v}{\partial y} = 0. \Rightarrow v = v(x).$$

$$u \frac{\partial v}{\partial x} + v^{2} \frac{\partial v}{\partial y} = -\frac{1}{2} \frac{\partial v}{\partial y} + v \left(\frac{\partial^{2} v}{\partial x^{2}} + \frac{\partial^{2} v}{\partial y^{2}}\right)$$

$$\frac{1}{2} \frac{1}{2} \frac{1}{2} = -\frac{1}{2} \frac{1}{2} \frac{1}{2} \\
\frac{1}{2} \frac{1}{2} \frac{1}{2} = -\frac{1}{2} \frac{1}{2} \frac{1}{2} \\
\frac{1}{2} \frac$$

$$\Rightarrow \frac{3}{1} \frac{3}{1} \frac{3}{1} \frac{1}{1} \frac{$$

$$\begin{aligned}
& = \rho \int_{-H}^{H} \left( \bigcup_{H}^{H} y' + \frac{1}{2} U \right)^{2} dy \\
& = \rho \int_{-H}^{H} \frac{U'}{4H^{4}} y'^{4} + \frac{U'}{H^{2}} y'^{2} + \frac{1}{4} U' dy \\
& = \rho \left[ \bigcup_{N=H}^{2} y'^{5} + \frac{U'}{6H^{2}} y'' + \frac{1}{4} U' y \right]_{-H}^{H} \right] \\
& = \rho \left( \frac{1}{10} U' H + \frac{1}{3} U' H + \frac{1}{2} U' H \right) \\
& = \rho \left( \frac{14}{15} U' H \right) = \frac{14}{15} \rho U' H
\end{aligned}$$

yへ時⇒y=-h い=ロ → い= ロカリナリ

y=0 u=U

流生y=0時以有最太值U.

mass flow rate p (Uh).