國立西北農學院農田水利研究部研究報告之三

粘滯流體**之**動力 和開智

民國三十三年八月



1.

目次

標題

I.總論

- 1. 邊界條件之補充
- 2.動力微分方程之選擇
- 3.微分方程之漸近解
- 4.渐近解之條件
- 5.渐近解之討論
- 1. 完全粘附與動力
 - 1.動力之壓力式
 - 2.動力之渦度式
 - 3.圆球之阻力
- 血渐近解與動力
 - 1.動力之混合積分式
 - 2.粘滞流體之阻力
 - 3.粘滯流體之舉力
 - 4.綜論

附言

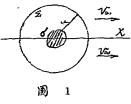
I. 總論

本文係繼前文而作目的在討論一私禮流雅總一阻體 流動時在動力方面所引起之問題所謂粘滯流體係指一均 實不可壓縮並無限廣表之實際流體所謂阻體係指一範圍



有限大小及形狀均不變之物體阻體對於觀察者假設係固定與流體問假設有一相對運動其大小方向為 花。流動狀態假設為安定者。由此說明可知各人所欲討論者,為一空問問題亦即實際上最普通之問題。

研究此問題時吾人將取穿 過阻體沿 证。之直裁為笛卡坐標 之力賴(圖1)同時亦以之為圓 球坐標之極麴或圓柱坐標之旋轉 軸坐標中其他各軸可依在手制選 擇之流區之内界自為阻體之表面



G;至其外界,當先以阻體中任意一點為原點,作一半徑為α 之球面∑,稱為控制球面,此控制面為流體之者時外界,最後 ◆ α→∞,則球面變為流體之實際外界。

惡人在此文中所取觀點,與前文仍保持一貫即以渦度 為最主要之量,認其在流區內,係作連續分佈,又在6上,完全 粘附之特性在∑上,漸超於 元。 之特性,亦均仍舊。惟動力學 與運動學性質不同,討論方法自各異,即以邊界條件而言,前 文中所述者,因限於當時需要,用於此文時,亦久完備,故結滯 流體之動力學仍須從頭討論之。

1. 邊界條件之補充

根據完全粘附條件,前文中會推得渦度之切幾分量,有 內xg+內vi-O 一關係重曹利用之以求流速之縣至渦 度之法緩分量則謂未加限制,非真無限制也,盖當時尚不需 不需此類限制也,至在動力學中,此限制不僅需要,實亦為一

*"粘滯流體之運動學"本部研究報告第一號

最重要之特性令 n·q 代表此分量。因

n'為與等快面(ひ=常數之面) 垂直之單位法線根據 ひ=0一條件,吾人知阻離之表面,亦為一等快面,故 n'在阻 體上,係與其表面垂直,即係與 n取同一方向,由此特性,得 記元x n = 0

 $n! \, \mathsf{t} \times \mathsf{n} = \mathsf{0}$

故 己xn·∇V=己xn·n·n·n·n·n·=0

即在阻離表面上 n·n=0

(1.1)
因之圣人得下列之重要定理:

*粘滯流體中之渦綫不能在阻體表面上開始或終了。 (定理1)

此實為初科所未及者,因通常以阻體表面為一不連續面渦 終可在其上開始或終了也。

特此結果與 n×g=n·vv 一結果相係,得 マ=nn·g-n×n×g=n×n·vv=n×zn·vv 因为與己互相垂直 n×元亦為単位向量故

$$|g| = |\frac{3h}{5h}| \stackrel{?}{\bowtie} q^2 = (\frac{3h}{5h})^2$$
 (1.2)

關於外界上之條件前文中所言者至為寬疏,只須流速 超於一板限足矣。在動力學中除承認此條件外,為需對流速 超边極限之快慢加以限制,方可解決各人之問題。 C.W. Ossan*在研究各種旋轉體之阻力時常假設在粘滯

* Ossen: Neue Methoden und Ergibnisse in der Hydrodyuamik. Leipzig, 1927. 流動中,離阻體較遠處之流途,與在無窮遠處之流速 Voo,無甚區別意即流速超近於極限,甚為迅速。此假設之實驗根據,雖不甚完備,但甚在數學方面,所生化繁為簡之效至大且鉅所推得之結果,亦無甚疵瑕實一極方便之假設也。現吾人對於流體之外界決計採用 Ossen 之假設,即當粘滯流體統一碰體流動時,在離阻體較達處,可令 可一 Too,因 Too 两一不變流速,此假設自亦可釋為在遠處可之導數甚小,可視為一初級之徵量,(Small quantity of first order) 其高次方可以不計也。

2.動力微分方程之選擇

粘滞流體動力學中之基本方程式自為 Navier-Stokes 方程式此方程式在安定狀態下,通常寫為 ST. VV = - VP + UV VV

式中号代表流體之密度,从代表其粘滯係數依此寫法所用之從變數當認為流速可及壓力下,以此二者為變數,直接求運動方程式之漸近解並用以討論粘滯流體之動力者,

Ossen 以後,随不乏人。惟在最善通情形下,選算繁複,諸多不便今決檢之不用,另作選擇選擇時吾人應注意粘滯流動與理想流動之主要區別,為旋渦之存在與否。此區別以運動學而言,為在粘滯流動中,渴度可不為寒,以動力學而言,為在粘滯流動中, Bernoulli 原理不復適用,即總能量 P+SV-/2 随地而變。各人可逆科粘滯流動之特徵,將視此二者之特性而定依此指示,各人另得二從變數其一為渦度可,其二為總能量在某一數與在無窮遠之差月,即

多=(p+8v²/2)-(F∞+8v²/2)(1.3) 為方便起見, B可稱為能差函數。 以此二者為從變數則 Navier-Stokes 方程式變為

$$\vec{S}\vec{v}\times\vec{q} = \nabla \vec{B} + \mu \nabla \times \vec{q} \tag{1.0}$$

式中可可能作微分方程之像歌即取此觀點用此方程式作計算仍不方便因其中同時含有雨從變數也。變通之法係特此式化為兩個二次偏微分方程。吾人現須自求者,僅為B之微分方程,取(10)之散量,因 V v=0,先得

 $\nabla^2 \beta = \mathcal{G} \nabla \cdot \vec{\mathcal{V}} \times \vec{q}$

将同式用V造無向積並將 V·V×8 展開為 8°- V·J×克,得能量方程式

$$\vec{v} \cdot \nabla \beta = \mu \nabla \cdot \vec{v} \times \vec{q} - \mu q^2 \tag{1.4}$$

由二式消去下少次得自之微分方程為

$$\nabla^2 \beta - \frac{\$}{\mathcal{X}} \vec{v} \cdot \nabla \beta = \$ q^2 \qquad (1.5)$$

至亨之微分方程,可由(1.0) 式之轉量求得之其結果為

$$\nabla^2 \vec{q} - \frac{1}{2} \vec{v} \cdot \nabla \vec{q} = -\frac{1}{2} \vec{q} \cdot \nabla \vec{v} \qquad (1.6)$$

多数書中已有此式惟未見充分利用耳。

(1·0)(1·5)(1·6)三式两以後討論之基礎,今總稱之為動力方程式其形式雖仍不簡單但為吾人自的計,已足用矣。

在阻離表面上,因 v=0,線能量與壓力實際上無區別, 各式化為

$$\nabla p + \mu \nabla \times \vec{q} = 0 \qquad (1.7)$$

$$\nabla^2 \mathbf{p} = \mathbf{0} \tag{1.8}$$

$$\nabla^2 \vec{q} + \frac{5}{2} \vec{q} \cdot \nabla \vec{v} = 0 \qquad (1.9)$$

式 (1.8) 係将 $\nabla^2 \vec{v}^2$ 展開為 $\nabla \nabla^2 v + (\nabla v)^2$ 後應用 $q^2 = (\nabla v)^2 - 閩係而得。$

在離阻體較遠處 了一花, p.g. 及三者之各級導數均為初級之微量,其各種相乘之積自為高級之微量,將式中各項之數量於先決定之次將同級之項歸係,吾人得以初級微

量為限各微分方程之形式為

$$\begin{array}{lll}
5\vec{v}_{\infty} \times \vec{q} &= \nabla \beta + \mu \nabla \times \vec{q} & (1.10) \\
\nabla^2 \beta - \vec{k} \vec{v}_{\infty} \cdot \nabla \beta &= 0 & (1.11) \\
\nabla^2 \vec{q} - \vec{k} \vec{v}_{\infty} \cdot \nabla \vec{q} &= 0 & (1.12)
\end{array}$$

$$\nabla^2 \vec{q} - \frac{8}{3} \vec{U}_{\infty_0} \cdot \nabla \vec{q} = 0 \qquad (1.12)$$

最後之二式均條線微分方程且每式只含有一從數變不難 用通常方法解之,化為二次激分方程之方便處,由此亦可見 一班矣

3.微方分程之新近解

方程為

$$\nabla^{2}\beta_{0} - k^{2}\beta_{0} = 0$$
 $(k = \frac{500}{200})$ (1.13) $\nabla^{2}\beta_{0} - k^{2}\beta_{0} = 0$ (1.14)

二式之通用仍只限於離阻體較遠之區域各人所做求之解, 其精確程度自亦只限於此故稱之謂漸近解今誠先解 $\nabla^2 \beta_o - k^2 \beta_o = 0$

以阻内任意一點為原點,用圓球坐標 九, θ, φ, 则原 微分方程變為

$$\frac{1}{\mathcal{R}}\left\{\frac{\partial}{\partial n} \mathcal{R}^{2} \frac{\partial \beta_{0}}{\partial n} + \frac{1}{\sin \theta} \frac{\partial}{\partial \theta} \sin \theta \frac{\partial \beta_{0}}{\partial \theta} + \frac{1}{\sin \theta} \frac{\partial^{2} \beta_{0}}{\partial \theta^{2}}\right\} - k^{2} \beta_{0} = 0$$
(1.13a)

其解之正常形式 (Normal form) 為

$$\beta_n = \sum_{n \neq m} Y_n^m Z$$

P. ·代表的級的次之球面函數即

$$Y_n^m = p_n^m(\cos s)(a_n^m \cos m\phi + f_n^m \sin m\phi)$$
 如令 R=轮, Z之微分方程则药
$$\frac{d\tilde{c}}{d\tilde{c}} + \tilde{c}\frac{d\tilde{c}}{d\tilde{c}} - \left(i + \frac{m(n+1)}{R^2}\right) z = 0$$
 (1-136)

此散分方程可有若干解惟在無窮遠處(九二尺二∞) Bo 还須為寒故吾人所應取之解只能為 云二屏 (Modified Bessel's Function of the second kind)* 其級數展開式為

$$K_{n+\frac{1}{2}} = \sqrt{\frac{\pi}{2R}} \frac{1}{2^{R}} \left\{ 1 + \sum_{i=1}^{n} \frac{n(n+1)(n(n+1)-2) - (n(n+1)-2(i-1))}{i! \ 2^{R}} \right\}$$

因各人所需者僅為漸近解不必將每項算入,故今將 Kming 為

Kning = [] (計)

将 $Z_n = \frac{1}{R} \left\{ 1 + o\left(\frac{1}{R}\right) \right\}$ $R_n = \frac{1}{R} \left\{ 1 + o\left(\frac{1}{R}\right) \right\}$

因 x=Ncos O 最後得

$$\beta = \frac{e^{R(\cos\theta-1)}}{R} \left\{ 1 + o\left(\frac{1}{R}\right) \right\} \sum Y_n^m$$

$$= \frac{e^{R(\cos\theta-1)}}{R} \left\{ 1 + o\left(\frac{1}{R}\right) \right\} \sum p_n^m \left(Q_n^m \cos m\phi + \int_{-\infty}^m \sin m\phi \right)$$
(1.16)

欲解 Pg-景tω·Pg=0 - 刘云简单之法,自保将官化 為笛卡分量,每一分量所满足之微分方程,契β所满足者相 同,其解可由β之解立即推得之,此法简则简矣但為各人目

*可参考 Whittaker and Watson:

Modern aualysis pp 373.374

的計並不適宜、蓋吾人不能以獲得一解為止,尚須图之以作進一步之討論若因此法共將得六組之係數其間有若干種關係存在,欲其可資應用,勢必將此種種關係一一決定其繁難程度,有不可想像者,作者最後發現如不將了,化為笛卡分量而化為固柱分量,則一如均較簡單,因此法甚為特別,該從解述之.

令 で = ママス + siqs, + oiqs マ保沿 びぬ其方向不變; Si中為左與此方向垂直平面內之極坐標, Si, Pi,為其單位向量。因

 $\vec{g}_1 = \vec{j} \cos \phi + \vec{k} \sin \phi$, $\vec{\phi}_1 = -\vec{j} \sin \phi + \vec{k} \cos \phi$

得此二向量之尊数中不等於客者為

以圓球坐標儿, G, Φ 為豐穀粉 $\nabla^2 i q_x$, $\nabla^2 \vec{g}$, q_z 及 $\nabla^2 \vec{q}$, q_z 用 $\nabla^2 \vec{a} \vec{A} = a \nabla^2 \vec{A} + 2 \nabla a \cdot \nabla \vec{A} + \vec{A} \nabla^2 a$

一式展開之,並將單位向量之各種導数代入,得

$$\begin{array}{lll} \nabla^{2} i \, q_{x} &=& i \, \nabla^{2} \, q_{x} \\ \nabla^{2} \, \vec{s}_{1} \, \vec{q}_{3} &=& \vec{s}_{1} \nabla^{2} \, q_{3} + \frac{2 \, \vec{\phi}_{1}}{\hbar^{2} \sin^{2} \theta} \, \frac{3 \, q_{3}}{7 \, \theta} - \vec{g}_{1} \, \frac{q_{3}}{\hbar^{2} \sin^{2} \theta} \\ \nabla^{2} \, \vec{\phi}_{1} \, \vec{q}_{3} &=& \vec{\phi}_{1} \nabla^{2} \, q_{3} + \frac{2 \, \vec{\phi}_{1}}{\hbar^{2} \sin^{2} \theta} \, \frac{3 \, q_{3}}{7 \, \theta} - \vec{\phi}_{1} \, \frac{q_{3}}{\hbar^{2} \sin^{2} \theta} \\ \end{array}$$

將三式加之以入 ▽マーをマーの 一式中,令每一分量 等於塞得

$$V^{2}q_{s} - k^{2}q_{x} = 0$$

$$V^{2}q_{s} - \frac{2}{k^{2}\sin^{2}\theta} \frac{\partial \theta_{0}}{\partial \theta} - \frac{33}{k^{2}\sin^{2}\theta} - k^{2}q_{s} = 0 \quad (1.14a)$$

 $\nabla^{2}q_{0} + \frac{2}{\sqrt{2}\sin^{2}\theta} - \frac{2\theta}{\sqrt{2}\sin^{2}\theta} - k^{2}q_{0} = 0$ (1·146) q_{x} 之欲分方程與 β 之微分方程完全相同共解自為

$$q_x = \frac{e^{R(\cos \theta \cdot 1)}}{R} (1 + o(\frac{1}{R}))^2 P_n^m (a_n^m \cos m\phi + b_n^m \sin m\phi)$$
 (1.16)

至了。及了。兩做分方程,因了與別之五相夾雜似覺賴子,但若改用複變數則此類微分方程,不難迎刃而解將了的式以 1

W=qo+iqo 則得W之微分方程為

 $\nabla^{2}W + \frac{2i}{\hbar^{2}\sin^{2}\theta} \frac{\partial W}{\partial \phi} - \frac{W}{\hbar^{2}\sin^{2}\theta} - k^{2}W = 0$ $\text{A} \frac{1}{\hbar^{2}} \left[\frac{\partial^{2}W}{\partial \phi^{2}} + \frac{1}{\sin^{2}\theta} \frac{\partial^{2}W}{\partial \phi^{2}} + 2i\frac{\partial W}{\partial \phi^{2}} + 2i\frac{\partial W}{\partial \phi^{2}} + 2i\frac{\partial W}{\partial \phi^{2}} + W \right] - k_{W} = 0$

吾人所需之解其形式自公為

W=Z(L) (H) (0) 2 i m¢

將此或代入微分方程中並將已及因兩從變數用通常方法分離之以入為分離常數並令x=coso, R=fch,得

$$(1-x^{2})\frac{d^{2}\mathbb{B}}{dx^{2}}-2x\frac{d\mathbb{B}}{dx}+\left\{\lambda-\frac{(m+1)^{2}}{1-x^{2}}\right\}\mathbb{B}=0$$

$$\frac{d^{2}\mathbb{B}}{dx^{2}}+\frac{2}{R}\frac{d\mathbb{B}}{dR}-\left(\frac{\lambda^{2}}{R^{2}}+1\right)\mathbb{Z}=0$$

图-式為副 Zegendre 多項式 (associated legendre's polynomials) 之微分方程以"n(n+1) 為入之特殊值其解為

$$\Theta = \mathcal{P}_n^{m+1}(z)$$

至三一式使入=n(n+1)後與前(1·13台)相同其解仍為

将各解併之得 W之解為

$$W = \sum_{n,m} C_n^m p_n^{m+1} e^{im\phi}$$

今 Cm = Am - iBm 與Limo相乘後將虛實兩部分開之最後復以Lincoso乘之得

$$q_{s} = \frac{e^{R(R\cos\theta-1)}}{R} \{1 + o(\frac{1}{R})\} \sum_{n=1}^{\infty} P_{n}^{m+1} (A_{n}^{m} \cos m\phi + B_{n}^{m} \sin m\phi) (1 \cdot 17)$$

90 = er(coso-1)/(1+0(+)) [[Pm+1] (-BmcosmotAmsinma) (1-18) 此级及自己渐近解也可注意者即两解中只含有两組係數 又卫之上指数非加而為加州其比較簡單之原因即在於此 兹将求得之四渐近解综列於下,以便查閱.

$$\beta = \frac{2}{R} \left\{ i + O(\frac{1}{R}) \right\} \sum_{n=0}^{\infty} P_{n}^{m} (\alpha_{n}^{m} \cos m\phi + C_{n}^{m} \sin m\phi) (1.15)$$

$$q_{\chi} = \frac{e^{\kappa(\cos\theta^{-1})}}{\pi} \left\{ 1 + O\left(\frac{1}{R}\right) \right\} \sum_{n} P_{n}^{m} \left(\alpha_{n}^{\prime m} \cos m\theta + b_{n}^{\prime m} \sin m\theta \right) (1.16)$$

$$q_{\phi} = \frac{e^{R(\cos \phi - 1)}}{1 + o(\frac{1}{R})} \sum_{n} P_{n}^{m \cdot n} (-B_{n}^{m} \cos m\phi + A_{n}^{m} \sin m\phi)$$
 (1.18)

4.渐近解中之條件

上列四解並非各不相干或毫無限制者盖其問尚有若 才條件須經滿足也,此條件計有三種或分別討論之

用圆球坐標及圆球分量並以下(= 和)们替九比條件相當 於三無向條件

$$-2Rq_{\phi}\cos\theta = \frac{1}{4}\frac{3B}{70} + \left\{ \frac{1}{5m_{\theta}}\frac{3k_{\theta}}{70} - \frac{3R_{\phi}^{2}}{7R} \right\}$$
 (1.106)

将圆球分量以圆柱分量表示之程

$$q_{\theta} = -q_{x} \sin \theta + q_{\theta} \cos \theta = \frac{e^{R(\cos \theta - 1)}}{R} \left\{ 1 + o\left(\frac{1}{R}\right) \right\} M$$

$$q_{\theta} = q_{\theta} \qquad \qquad = \frac{e^{R(\cos \theta - 1)}}{R} \left\{ 1 + o\left(\frac{1}{R}\right) \right\} N$$

$$= \frac{e^{R(\cos \theta - 1)}}{R} \left\{ 1 + o\left(\frac{1}{R}\right) \right\} J$$

消去共同因子 e*(c250-1)得(1·10a) 式之條件為

$$-2\sin 0 N\{1+0(\frac{1}{R})\} = \frac{1}{2}\{(\cos 0-1)-\frac{1}{R}\}\{1+0(\frac{1}{R})\}+0(\frac{1}{R^2})\}$$
$$+\frac{1}{\sin 0}\{1+0(\frac{1}{R})\}\{(-N\sin^2 0+\frac{1}{R}\frac{3N\sin 0}{8-0})-\frac{1}{R}\frac{2M}{8-0}\}$$

吾人可想像式中 o(青)养均為袁之級数如是則式中各項可依专之暴排列之。因式中關係對於任何只均適用故责每幕之係數此為考察依此法得賣之係數所應滿足之條件為

$$-2N\sin\theta = \frac{J}{J}(\cos\theta - 1) - N\sin\theta$$

即 -Nsino-芸(coso-1) 或-gosino=是(coso-1) 以後各幕之係數,自當有類似之條件,但不必一一具算因吾 人原解之精確程度,只盡於此也。

其餘二條件,可用同樣方法計算之,計算後得最低係數 所應滿足之條件為 $q_{\phi}(1+\cos \phi) = -\beta/\mu \sin \phi$ 及 L sine = -M(1+cose)
因 $\frac{1-\cos \phi}{\sin \phi} = \frac{\sin \phi}{(1+\cos \phi)}$ $-q_{\phi}\sin \phi = \overline{\Xi}(\cos \phi - 1)$ 與 $q_{\phi}(1+\cos \phi) = -\overline{\Xi}\sin \phi$ 亚無區列故(1+0)式之三條件,實際二尺得兩結果即 $q_{\phi}\sin \phi = \overline{\Xi}(1-\cos \phi)$ 或 $q_{\phi}(1+\cos \phi) = -\overline{\Xi}\sin \phi$ (1+19) $q_{\phi}\sin \phi = -q_{\phi}(1+\cos \phi)$ 或 $q_{\phi}(1-\cos \phi) = -q_{\phi}\sin \phi$ (1+20)

二為 $v.\bar{q}=0$ 所含之條件用圓球分量及圓球坐標此條件為 $\frac{1}{R}\frac{3}{R}R^2q_h+\frac{1}{5ino}(\frac{2q_5sino}{30}+\frac{3b}{30})=0$

用上節所述方法計算之,得最低係數所應滿足之條件為 (Cos 0 - 1) q₁ - Sin 0 q₀ = 0 或 (1-Cos 0) q₁ = -q₀ sin 0 此即(1·20)式所示者。故 v·q = 0 並不產生新關係,將各種

結果並論之者人得下列之定理: "在所設之精確範圍內,四時間共有二關係即(1·19)(1·20)

 $q_r = q_z$ $q_0 = -q_g$ $q_{\phi} = q_{\phi}$ (1.21)

其简单性有非初料所及者或以為兩棲分量間之關係既如

是簡單若在開始時即用圓球分量豈不更較直接殊不知用 圓球分量則(1·12)一微分方程複雜為分直無法求得其解欲 直接者反將不達矣

月, 散發, 的, 四量之間既有二關係, 各人自可以任意二量為主量, 將其他各量化為此二量之函數, 惟此二主量之選擇, 對於以後計算, 關係至大, 如何選擇最為方便, 是應細加考應者, 現書人決計選擇 智及 的二者為主量, 最大原因, 係因此二量共只有兩組之係數其他任何二量, 均無同樣特性,至算法之難易等等, 猶其餘事也。

以智及的為準其他各量可按下法化之

$$\beta = \mu \frac{1 + \cos \phi}{\sin \phi} q_{\phi} = \mu \frac{\sin \phi}{1 - \cos \phi} q_{\phi}$$

$$q_{x} = \frac{1 + \cos \phi}{\sin \phi} q_{y} = \frac{\sin \phi}{1 - \cos \phi} q_{y} = q_{x}$$
(1.22)

式中以sin6為分母,並不引起問題因名及分中之解中所含者為 Pm· 其值為 sinmtio document,而加之值最小為零故 Pm· 中均有5in0一因子可與分母中之sin0相消也*

三為在表面上 对了一口所含之条件,可可一一特性,作规之似無法利用盖各人之解並不適用於阻體表面也實

* 在平面問題中情形則不無該處僅有 β Δ η_{s} 二 選其渐近解為 $\beta = \frac{e^{R(Cos0-1)}}{\sqrt{R}} \sum_{n} \Delta n \cos n o + \delta n \sin n o$ $\eta_{s} = \frac{e^{R(cos0-1)}}{\sqrt{R}} \sum_{n} A n \cos n o + B n \sin n o$

图本節中之方法得二者之關係為

由式知欲避免使β在 0=0處變為無窮大,則需有 ∑ An = 0

一條件以限制智之解此條件在求動力及力矩時,均寫利用, 實為平面問題中最主要之一結果.

則不無因 $\nabla \cdot \vec{q} = 0$ 各人可用散量定理在流區內積分得 $\int_{\vec{q}} \nabla \cdot \vec{q} \, d\tau = \int_{\vec{q}} \vec{n} \cdot \vec{q} \, d\sigma + \int_{\vec{q}} \vec{n} \cdot \vec{q} \, d\sigma = 0$ (1.23)

周在6上元夏已目為零也在5上市係沿控制球面之半徑, 故元夏一g九,最後令控制球面之半徑 a 超於無窮大,得第 三種條件為 Lim a255 gh Sinod o do = 0

 $\lim_{R\to\infty} R^2 \iint_{\mathbb{R}^2} q_r \sin \theta d\theta d\phi = 0$

因 $g_{\nu} = \frac{1 + \cos \theta}{\sin \theta} g_{\rho} = \frac{1 + \cos \theta}{\sin \theta} R \sum_{n=1}^{\infty} P_{n}^{m+1} (A_{n}^{m} \cos m \phi + B_{n}^{m} \sin m \phi)$ 故此條件為

 $\lim_{R \to \infty} Re^{-R} \iint_{\mathbb{R}} e^{R\cos\theta} (1+\cos\theta) \iint_{\mathbb{R}} P_n^{m+1} (A_n^m \cos m\phi + B_n^m \sin m\phi) d\theta d\phi = 0$

令所需之積分為I,先向申積分,得 I=₂√ e^{RCOSO}(1+COSO)∑P,'A°, do

 $P'_{n} = \sin \theta \frac{dP_{n}}{d\cos \theta}, \sin \theta d\theta = -d\cos \theta \Leftrightarrow \cos \theta \neq \cos \theta$ $I = 2\pi \int_{-1}^{1} e^{Rx} (1+x) \sum_{n} \frac{dP_{n}}{dx} A_{n}^{n} dx$

 $=2\pi\sum_{n}A_{n}^{o}\int_{1}^{1}e^{nx}(1+x)\frac{dP_{n}}{dx}dx$

式中之精分,未免生跌,惟同與此類似之精分,以後將屢見不 鮮,為特將此類積分之求法及其价心表函數之特性,任此就 便說明之.

吾人已知*
$$\int_{\mathbb{R}^{2}}^{\mathbb{R}^{2}} p_{n} dz = (\prod_{i=1}^{n} I_{n+\frac{1}{2}}(R))$$

Into 代表虚變数之貝色函数 (Bessel function with purely imaginary argument)其渐近展開式為+

$$I_{n+\frac{1}{2}}(R) = \frac{e^{R}}{\sqrt{2\pi R}} \left[1 + \sum_{i=1}^{n+1} (-1)^{i} \frac{n(n+1) \cdot n(n+1) - 2 \cdot \cdots \cdot n(n+1) - i(i-1)}{i!} \right]$$

今令 $S_n(R) = \int_{-R}^{R} e^{Rx} P_n dx$ 於是得 $S_n(R)$ 之漸近展開式為

$$S_{n}(R) = \frac{e^{R}}{R} \left[1 - \frac{n(n+1)}{2R} + \frac{n(n+1)\{n(n+1)-2\}}{8R^{2}} - \cdots \right]$$
 (1A)

為吾人目的計級數之首三項即已足用矣。

Pn之種種特性,比較熟悉各人可利用其循環公式 (Recurrence formulae),以本Sn之循環公式先取

currence formulae),以來
$$S_n <$$
循環公 入元取
$$P_{n+1}(z) - P_{n-1}(z) = (2n+1)P_n(z)$$
- 或得
$$\int P^{Rx}(P_{n+1} - P_{n-1}')dz = (2n+1)\int_{-1}^{1} e^{Rx}P_ndx = (2n+1)S_n$$

粉左邊之項分部積分之第一循環公式

$$S_{n-1} - S_{n+1} = (2n+1) S_n / R$$
 (1B)

次取 $(2n+1) \times P_n(x) = (n+1) P_{n+1}(x) + n P_{n-1}(x)$ 得 $(2n+1) \int_{-\infty}^{\infty} e^{Rx} x P_n dx = (n+1) \int_{-\infty}^{\infty} e^{Rx} P_{n+1} dx$

*参考 whittaker and watson: Modern analpis P. 398 + 同工 P. 373

但
$$\int_{1}^{1} e^{Rx} x P_{n} dx = \frac{dS}{dR}$$
 故得第二确樣公式約 $\frac{dS_{n}}{dR} = \frac{(n+1)S_{n+1} + nS_{n-1}}{2n+1}$

利用第一循環公式此式可寫為

$$\frac{dS_n}{dR} = S_{n+1} + \frac{nS_n}{R} = S_{n-1} - (n-1)\frac{S_n}{R}$$
 (10)

(IA)(IB)(IC)三公式對於吾人目的已經足用其他特性不 必具述

欲求
$$\int e^{RZ} (1+z) \frac{dP}{dZ} dz$$
 , 先作分部精分, 得
$$\int e^{RZ} (1+z) \frac{dP}{dZ} dz = 2e^{RZ} \left\{ R(S_n + \frac{dS_n}{dR}) + S_n \right\}$$

$$= 2e^{RZ} - \left\{ R(S_n + S_{n+1}) + (n+1)S_n \right\}$$

将 5.元渐近展開式代入,併項後得 (exz(1+x) 提及 = n(n+t) ex [1-n(n+t) +.....]

$$= 2\pi \lim_{n\to\infty} \sum_{n=0}^{\infty} n(n+1) A_n \left[1 - \frac{n(n+1)}{4R^2} + \cdots \right]$$

=211人n(g+1)A°n 由是得第三種條件為

$$\sum_{n} n(n+1) A_n^0 = 0 (1.24)$$

以上三種條件,為在最普通情形下漸近解所應滿足之 條代以後種種結論,均係直接或問接根據此種條件,故其重 要性實不至於滿近解本身也,

5.浙近解之討論

渦度之漸近解求得矣,各人自欲尋問其中所含之意義

意義二字所涉範園甚廣共答案每日個人所注意之問題不同而有異令先擇其比較簡單者,略舉一二稱之為意義亦無不可至新近鮮典動力之關係,頗形複雜,當於以後單獨対論之。

b.追隨從滴之存在 prand+1*在其最早之機翼論中, 曹假設機翼前進時,在其後方產生有與前進方向平行之旋 渦,稱為追隨於渦 (Trailing vortices)此種旋渦之存在,實 驗方面,不難証實,在理論方面,由吾人之漸近解,亦可得一根 樣子人實推得渦度之各分量間,有

* L. Prandtl: Tragfiligeltheorie I. 轉載於 Vier Abhandlungen Zur Hydrodynamik und Aerodynamik, Gollingen, 1927 (Coso - 1) gr - sino go = 0

一關係今試取任意一子午平面以研究渦旋之特性在此平 面内,渴度之雨分量為 凯及货渴羧之微分方程為

(1.25)

追

随

漩

$$\frac{dx}{3i} = \frac{xd0}{36} \quad \vec{x}_i \quad \frac{dx}{xd0} = \frac{3x}{30}$$

但 \$6 = sino ,故在較遠處渦幾之微分方程為

$$\frac{dr}{rd0} = \frac{\sin 0}{\cos 0 - 1}$$

1=-1-cose 解之得 **分為積分常數此式所代表者,私一組之同焦拋物經以原點** 即以阻離所在之處為其焦點 各曲綫之形状有如右圖所示。 (圖2)由周知在子午平面 内阻膛前之渦线多兵前進方 向垂直至阻體後,則改為與前 進方向平行其形狀與 Prandll 所想像之馬蹄形極相似惟其 分佈係過於流區非若 Prandtl

所想像者之簡單耳 圖二 C.有向速位之散量 通常討論旋渦流動時,以有向速 位之散堂为客(Vス=٥), 保假設在流體中垂無阻饋設渦 之存在亦以限於一有限區域在此情形下,被証明連位之解。 確有此特性,毫不困難但吾人之流體中,置有阻離,從滿又假 設係作連續分佈有量建位是否仍能保持此特性頗成問題 有向達位之微分方程,是否仍適用因此亦或問題故須將通 常証明之法逐步重行檢計之。

4TA - (完dt 一式用精分變换法,得 凼

$$4 \pi \nabla \cdot \vec{A} = \int \frac{\vec{n} \cdot \vec{\delta}}{\hbar^3} d\tau = \int \frac{\vec{n} \cdot \vec{\delta}}{\hbar} d6 + \int \frac{\vec{n} \cdot \vec{\delta}}{\hbar} d6$$

故 V·A 是否為寒,全視流區之邊界條件而定依吾人之邊界條件,在 6上 n·克=0,但在 5上 n·克=0, v·A 之值,領根據漸近解積分後取其極限方可決定即

$$4\pi V \vec{A} = \lim_{\alpha \to \infty} \alpha^2 \iint \frac{\delta r}{\hbar} \sin \alpha \, d\alpha \, d\phi \qquad (1-26)$$

欲求此積分,各人項注意P為控制球內之一點,與球面間之 距離為心設P與原點間之距離為心,則

因 Co< a,可先将 老展開為

$$\frac{1}{2} = \frac{1}{\alpha} \sum_{n} \left(\frac{h_n}{\alpha} \right)^n P_n \left(\cos 4 \right) = \frac{1}{\alpha} + \frac{h_n \cos 4}{\alpha^2} + \dots + \frac{h_n^2}{\alpha^{n+1}} P_n^{+}$$

黑後再運項積分。第一項之積分為寒,計算法與上節中求第三條件所用者相同。以後各項之積分類為複雜,但為吾人目的計實不必細為計算,只須求其數量級及矣。

假定將 Pn (cos4) 用 Legendre 多項式之加法展開, 則

$$\iint\limits_{0}^{R} q_{n} p_{n}(\cos \phi) \sin \phi d\phi = Cn (0, 0, 0) e^{-R} \int\limits_{0}^{R} e^{R\cos \phi} (0,0,0) \sin \theta d\phi$$

Cn为精分常数其内不含化,是项据清者。F'(0:0,0)可用 Legendre 各级多项式展開、展開後再逐項精分,因Sn之最

^{*} 粘滯流體之運動學 公式 (36)

低項為黃透項積分後每項之值自不能低於於由是得

$$\iint q_i P_n(\cos \phi) \sin \phi d\phi = O(\frac{1}{R}) = O(\frac{1}{\alpha})$$

將此結果代入 (1·20)式中,取其極限,得每項之值均為零,故 ∇·A = 0 (1·27)

周之吾人有下列之定理.

作音人所設之流動情形下,有向建位之散量 V·Ā〈B 為塞、V²Ā=-夏 一微分方程仍適同。 (定理3)

Ⅱ完全粘附與動力

粘滞流動之一般特性介紹完異矣。吾人可開始討論動力一問題動力者,流體流動時因動量之支換對阻體所作用之力也討論此問題,可案兩種不同觀點一只注意阻體之表面一則注意流體之全部在本標題內所取者,第一種觀點也。

" 流體作用於阻體之力發生於二者之接觸表面上其標

導形式為
$$F = \int \vec{n} p d \vec{n} \cdot \vec{r} d \vec{r}$$
 (2.1)

了为由表面的阻離內指之學位治綫式中第二種分所表示 者,為壓力下所生之力,第二種分所表示者,為枯滯應力所生 主力干為形變率 張量其笛卡分量為

今月之苗卡分量為 6,四,八則

$$\vec{n}$$
 = \vec{l} (20%+m(%+%)+n(%+%)
+ \vec{l} (%+%)+2m%+n(%+%)
+ \vec{l} (%+%)+2m%+n(%+%)
+ \vec{l} (%+%)+m(%+%)+2n %

用向量符號表示之則為

$$\vec{n} \cdot \vec{T} = 2\vec{n} \cdot \nabla \vec{v} + \vec{n} \times \nabla \times \vec{v} = 2\vec{n} \cdot \nabla \vec{v} + \vec{n} \times \vec{q}$$
 (2.2)

但在阻棄表面上,用完全枯附之特性、曾推得

$$\vec{n} \cdot \vec{q} + \vec{n} \cdot \vec{v} \vec{v} = 0$$

故 $\vec{n} \cdot \vec{f} = -\vec{n} \cdot \vec{q}$ (2·3)
由此各人将一定理

"阻馥表面之粘滞愈刀全視其上之渦度而定" (定理4)

用此定理則

$$\vec{F} = \int \vec{n} \, \rho \, ds + u \int \vec{n} \cdot \vec{q} \, ds \qquad (2.4)$$

此亦即各人討論動力時所採用之形式也。

假若動力機分方程能順利解洪, P. 夏二者自均可化為位置之函數積分後即可得動力之最後公式,此種辨法在通常情形下,現已証明為不可能致動力之最後公式完全絕望, 於是各人乃建議一退一步之問題,同(24)式,人計算動力,需同時知壓力及渦度與位置之關係,是否亦可草獨用壓力或單獨用渦度以計算動力,如可,則動力之計算,自此較當初,這為簡便,固於求長後形式,只須於壓力與渦度二者之中,任知其一足矣,此問題之答案顯禹正面,盖在表面上壓力與渦度有 \$\text{Ptuveq=0}\$

一關係存在惟如何能直接利瓦此關係,而不臨先求其關係 覺軟手耳。各人解決此問趣所用之方法,可稱為分高積分法, 因其在最簡單情形下,與通常所謂分部積分,(Integration) by parts)正相同也。

1.動力之壓刀式

欲學獨用壓力以求動力自須將 fixods 一項化為壓力之函處在作此變化前者人類充証明一證夢定理,定理口

"如有一具有內外兩界之區域P外界像由一球面E造成內界條由一形狀不拘之表面造成如有一有向正裁以 函數本身及其首次導數在此區域內均具有連續性及单值性,(Single-valuedness)則

$$\int_{0}^{\infty} \vec{n} \cdot \vec{w} \, d\sigma = \int_{0}^{\infty} \vec{n} \cdot \vec{v} \times \vec{w} \, d\sigma \qquad (2.5)$$

九為自住球心量起之半径向量。"

欲证明此定理可由向量分析中

D×(A×A)=A·DB-AV·B-B·VA+BV·A

開始令 百三元 日 A・成 = A v·元=3 得

V×(元×イ)=-2ズー元·Pス+尼ヤ·ス

乘以dt,在P内债分同

$$\int_{P} \nabla x (\vec{R} \times \vec{A}) dt = \int_{O+\Sigma} \vec{n} \times \vec{n} \times \vec{A} d\sigma$$

$$\int_{P} \vec{R} \cdot \nabla \vec{A} dt = -\int_{P} \vec{A} \nabla \cdot \vec{R} dt + \int_{O+\Sigma} \vec{A} \vec{n} \cdot \vec{R} d\sigma$$

$$= -3 \int_{O} \vec{A} dt + \int_{O+\Sigma} \vec{A} \vec{n} \cdot \vec{R} d\sigma$$

得 」ががなるのまるは、」をでんると

稍 5 清x动do 中之 月x 形展開之,得 月x 成一元,x 成一可, wo 一可, wo

與前積分結果相比較,得在 ∑上

分法所示者也。 特比定理應用於各人在本節初析設之問題,甚為直接, 只須取公為各人之控制球面, 6為阻體之表面, 以為湯度引, 建

得 $\int nx\vec{q} d\sigma = \int \vec{r} \vec{n} \cdot \nabla x \vec{q} d\sigma$ 但程 $\sigma = \int \vec{r} \vec{n} \cdot \nabla r \vec{q} d\sigma$ 故 $u \int \vec{n} x \vec{q} d\sigma = -\int \vec{r} \vec{n} \cdot \nabla r d\sigma$

代入 (2·4)得

 $\vec{F} = \int \vec{n} p d\sigma - \int \vec{n} \vec{n} \cdot \nabla p d\sigma = \int (\vec{n} p - \vec{k} \vec{n} \cdot \nabla p) d\sigma$ (210)

此動力之壓力式也

自邊會學院觀點古之此或会有特殊之意義自邊會學 說主要假設之一,為在邊會內治與阻體表面要直之方向壓 力不變邊會既係附看於阻體之表面,此當稱為在阻體表面

* W. Tollmien: Grenzischichttheoree; Handbuch der experimentalphysik, Band II. 1. Teil, 19249.

上,沿法线方向壓力不變即在 o 上 nvp=0,故在此情形下 之動力為

 $\vec{F} = \int \vec{n} \rho d\sigma$ (2.10a)

因之吾人有下列之定理

tr 在邊層學說適同之範圍內動力全條由壓力所產生。 (定理5)

此定理亦可用為決定在某一問題中,邊庸學說是否適用之 準則

2動力之渦度式

在另一方面動力亦可單獨用渦度計算微達到此目的,各人類先証明又一定理定理口,

rr如有一层域P,及一無限函数于,同具有南定理中所設之特性則 jnfdo=-{jnxnxvfdo (2·11)

証明此定理之法與前所用者大同小異由

V(A·B)=B·VA+A·VB+B·V·A+A·V·B

- 式取 B=元 母 A·V元=A, V×元=0 得 V(元·A)=元·VA+A+元*V×A

在P中積分司 fo(元·Ā)dī=fin元·Ādo

Propade = -3 Ade + An. R do

 $\begin{cases}
\vec{h} \vec{h} \cdot \vec{A} d\sigma = -2 \int_{\vec{r}} \vec{A} d\vec{t} + \int_{\vec{r}} \vec{h} \cdot \vec{h} d\sigma + \int_{\vec{r}} \vec{r} \times \nabla \vec{r} \vec{A} dz
\end{cases}$

 $\frac{\partial^{2} \mathcal{L}}{\partial t} = \int_{0}^{\infty} \vec{R} \times \vec{R} \times \vec{A} dt = -\int_{0}^{\infty} \vec{R} \times \vec{R} \times \vec{A} dt \qquad (2.12)$

最後取 A=Df, 图 DiA=O, JAdt=Jrifds, 得

$$2\int_{0}^{\infty} dd\sigma + \int_{0}^{\infty} x n \times \nabla f d\sigma = 2\int_{0}^{\infty} \int_{0}^{\infty} d\sigma + \int_{0}^{\infty} x n \times \nabla f d\sigma = 2\int_{0}^{\infty} \int_{0}^{\infty} d\sigma + \int_{$$

為實用目的計壓力式則顯為應採用之公式內實驗所量得 者為壓力而非渴度也應用此式時除須知表面上壓力之值 外尚須知其在表面附近之變化率後者目前尚無實驗結果 可資利用沒不能學一質例細作計莫殊费為減也。

圍球在流體中所受之動力為一空問問題與本文中所 設之情形適合自可用上所求得之二式以作計其此動力使 為一阻力,計算時只須取沿 Too方向之分力足矣以深心為 原點用媒面坐裸-如南立中阶述着,因 Zn=co30, J. J. T. TP=-Coson St. 故以壓力為準則阻力為

$$F_2 = a^2 \iint_{0}^{\pi} \cos \theta (p - a \frac{\partial P}{\partial n}) \sin \theta d\theta d\theta$$

$$= -2\pi a^2 \iint_{0}^{\pi} (p - a \frac{\partial P}{\partial n}) \cos \theta \sin \theta d\theta \tag{2.16}$$

在此情形下之洞度只有一分量 9,4

$$\vec{n} \times \vec{q} = -\hbar_{i} \times \phi, q \phi = + 0, q \phi; \vec{i} \cdot \vec{n} \times \vec{q} = + \vec{i} \cdot \hat{\alpha} q \phi = -\phi \sin \theta$$

$$\nabla \times \vec{q} = \frac{\pi_{i}}{5in0} \frac{89\phi \sin \theta}{700} - \frac{0}{2} \frac{80\phi \pi}{5\pi}$$

$$E \times \vec{n} = \sqrt{3 \cdot n} = -0 \cdot \frac{3 \cdot n}{3 \cdot n} \times \vec{n} = -0 \cdot \frac{3 \cdot n}{3 \cdot n}$$

 $\vec{\ell} \times \vec{n} \times \vec{v} \times \vec{q} = -\alpha \ln \times \ln \ln \vec{v} \times \vec{q} = -0, \frac{3000}{300}$ $\vec{\ell} \cdot \vec{h} \times \vec{n} \times \vec{v} \times \vec{q} = +\sin \frac{3600}{300} = +\sin \frac{3600}{300} \cdot \frac{3600}{300$

故以渴度马草则

$$F_{x} = u \alpha^{2} \iint_{Sin0}^{2\pi} (\frac{1}{2} q_{\phi} + \frac{n}{2} \frac{\partial b_{\phi}}{\partial n} - q_{\phi}) \sin \alpha d\alpha d\alpha$$

$$= \pi u \alpha^{2} \iint_{Sin0}^{2\pi} (-q_{\phi} + \alpha \frac{\partial q_{\phi}}{\partial n}) \sin^{2} \alpha d\alpha \qquad (2.17)$$

欲再行化简吾人當依黑裔文中所言,將渴度以 P., 展 開之即 g= ZRnPn

代入請分中因各級門間之正交性積分後得

$$F_{x} = \frac{4}{3} I \mu \alpha^{2} \left(-R_{i} + \alpha \frac{dR_{i}}{dr} \right)_{r=a}$$
 (2-18)

由此可知阻力之值完全視Ri之特性與其他Ri毫無關係根 據stokes 己解

 $(a\frac{dR}{dr}-R_i)_{r=a}=\frac{a}{2}\sqrt{\omega/a}$ 紱

F. = \$ TUa2. @ Va/a = 6 TH Q Va 代入式中得

此即 Stokes 定律也。 (2.18)式仍可化简吾人己推得在任何一阻酸之表面

上 DZg+ 若g·VV=0 在圆球問題中, g=可go, V=元,Vx+可,Vo, 由是得

$$\vec{\hat{q}} \cdot \vec{\nabla} \vec{\hat{v}} = \vec{\hat{\sigma}}_i \left\{ \vec{v}_{\mathcal{L}} \frac{\partial \hat{v}}{\partial v} + \frac{\vec{v}_{\mathcal{L}}}{\mathcal{L}} \frac{\partial \hat{v}}{\partial v} \right\}$$

ひゃしゅのはず・ひょっ、於是得 在球面上

将 go = IRn Ph的人比式中得在球面上

$$\sum_{n} \left(\frac{d}{dr} n^2 \frac{dR_n^i}{dr} - n(n+1)R_n^i \right) P_n^i = 0$$

但比式無論⊙為何,均愿為蹇故每一只之馀蟲必須為寒,於

由R, 之关得 (ル は R)
$$(-R_1)_{1=0} = -\frac{1}{2} \alpha^2 \frac{d^2 R_1}{d R_2} (2.19)$$

用此關係阻力之公式简化為

示印音人關於圓球阻力一問題,所能推得最簡單之公式也。 用 Stokes 之解 並K 1 1= a = -a Vac f a 3 仍得

Fx= OTHAVO

如不用渦度而用壓力可將壓力用下展開之得

代入(2·16)式精分使得

$$F_x = \frac{4}{3} \pi \alpha^2 (a \frac{dR}{dr} - R_i)_{r=a}$$
 (2.20)

特展開式代入 (1.8)式中,依前所用同樣理論得在球面上

故用壓力時阻力之最後公式為

$$F_{x} = -\frac{2}{3} \pi \alpha^{4} \frac{d^{2}R}{d^{2}} \Big|_{r=0}$$
 (2.21)

斯 Stokes 之解 P=Po- 章 元 代入仍得 Stokes 史表

亚洲近解兴動力

以上係就阻離表面之特性,以討論動力現將故取第一 種觀致即就流體全部之特性以討論同一問題此中所用方 法多係根據流體在離阻體極遠處之特性,故當視為一漸近 方法,使此才能應用成功者,各人之漸近解此。其重要性自不 言可喻矣

1.動力之混合積分式

欲應用漸近解各人特用一九較特別之積分於取運動 方程式

周 $\beta = (9\frac{\sqrt{2}}{2} + P) - (9\frac{\sqrt{2}}{2} + P_{\infty})$, 耐在の上 $v^2 = 0$ 故 $\int \vec{n}\beta d\sigma = \int \vec{n}\rho d\sigma - \int \vec{n}(9\frac{\sqrt{2}}{2} + P_{\infty}) d\sigma = \int \vec{n}\rho d\sigma$

但 jipda+ujrigdo 為阻離所受之力产,故得

$$\vec{F} = 9 \vec{V} \times \vec{q} dz - \vec{p} \vec{n} \vec{p} d\sigma - u \vec{n} \times \vec{q} d\sigma \quad (3.1)$$

因式中同時合體分及面積二者故稱之為混合精分於此式 雖樣根據運動方程式用積分變換法求得者,但與通常所謂 動量定律之式並不相同,且其所言者,亦僅對於粘滯流體通 用。因在 OL V2=0,為粘滯流體獨有之特性也。 後文將証明,式中第一項所代表者為擊力第二項所代表者為雖力第二項所代表者為阻力,第三項不產生任何力合先將第三項之值,用渐近解証明其為寒証辜後即可將其孫棄矣。

用圆球坐裸及圆珠分量得在区上 rxq=元xq=前qo-可qo=-(布,go+可,go)

化為笛卡分量得

-nxq=-isinoq++j (cosocos+q+-sin+q+)+k(coso

2分量之積分為

用分部積分法得

$$\int_{-1}^{1} e^{Rx} (1-x^2) \frac{dR}{dx} dx = \frac{1}{R} \left\{ e^{Rx} (1-x^2) \frac{dR}{dx} \right\} \int_{-1}^{1} e^{Rx} \frac{d}{dx} (1-x^2) \frac{dR}{dx} dx$$

=
$$\frac{n(n+1)}{R} \left(e^{Rx} p_n dx = \frac{n(n+1)}{R} S_n = \frac{n(n+1)}{R^2} e^{R} \left(1 - \frac{n(n+1)}{2R} + \cdots \right) \right)$$

因 卷(1-x²) ٷ+n(n+1) pn=0 為 R之微分方程心。 全 R→∞ 得 1 分量之极限為

$$-\lim_{R\to\infty} 2\pi R e^{-R} \sum_{R} \frac{n(n+1)}{R^2} e^R B_n^o = -2\pi \sum_{R\to\infty} B_n^o \lim_{R\to\infty} \frac{n(n+1)}{R} = 0 \quad (3\cdot |a)$$

$$-\int_{0}^{\infty} \int_{\mathbb{R}}^{R(\cos 0-1)} \sum_{s=n}^{\infty} \sum_{s=n}^$$

Lim nx q do = 0

(3.2)

此即吾人所欲証明者也。

2.据港流體之阻力

A.阻力之而精分 - simplo 所代表者两阻力,即該項僅有 O治 记 方向之分量不等於塞,因

n= = coso+ sinocoso+Ksinesino

13 - jnpdo=a[i](coso(1+coso)qododo+j)(sinocoso(1+coso)qdodo

+K Samosino (1+coso)qododo)

2分量之積分為

 $\int_{0}^{\pi^{2n}} \frac{\mathbb{P}(\cos \theta - 1)}{\mathbb{P}(-1)} = \int_{0}^{\pi^{2n}} \frac{\mathbb{P}(-1)}{\mathbb{P}(-1)} = \int_{0}^{\pi^{2n}} \frac{\mathbb{P}(-1)}{\mathbb{P}(-1)} = \int_{0}^{\pi^{2n}} \frac{\mathbb{P}(-1)}{\mathbb{P$

$$= \frac{2\pi}{R^2} R e^{-R} \int_{e}^{R\cos 0} \cos \theta (H\cos 0) \left[-p_n B_n^0 d\theta \right]$$

$$= -\frac{2\pi}{k^2} R e^{-R} Z B_n^0 \int_0^{2R^2} x(1+x) \frac{dR_n}{dx} dx$$

= +
$$\frac{2\pi}{R}$$
 $Re^{-R} \ge B_n^0 \left[\frac{n(n+1)S_n}{R} - \left\{ 2e^{R\times} (R(S_n + S_{n+1}) + (n+1)S_n) \right\} \right]$

= -
$$\frac{2\pi}{R^2}$$
 Re-REBONN(n+1) eR = - $\frac{2\pi}{R^2}$ En(n+1) Bon

故
$$\lim_{n\to\infty} \int_{0}^{\infty} i \cdot n\beta d\sigma = \frac{2\pi}{R^2} \sum_{n} n(n+1) B_n^{\alpha}$$
 (3:2a)

j 分量之精分為

$$= \frac{\pi}{R^2} R \ell^{-R} \int_0^R e^{R\cos \theta} \sin \theta (1+\cos \theta) Z - B_n^2 P_n^2 d\theta$$

$$= -\frac{\pi}{R^2} R \ell^{-R} Z B_n^2 e^{R} (1+x) P_n^2 dx$$

$$= -\frac{\pi}{\ell^2} R \ell^{-R} Z B_n^2 E^{R} n(n+1) \{n(n+1)-2\}$$

$$= -\frac{\pi}{\ell^2} \frac{1}{R^2} \sum_{n=1}^{\infty} n(n+1) \{n(n+1)-2\} B_n^2 n(n+1)$$

其極限亦為寒將二結果併之得

$$-\lim_{n\to\infty} \int_{0}^{\infty} \vec{p} \, d\sigma = i u \sum_{n=1}^{\infty} \sum_{n} (n+1) \vec{B}_{n}^{(n+1)}$$
 (3.3)

故所代表者為一阻力

上結果可用另一法求之其法雖較繁長但不須要先知 日之渐近解月某一方面言之、数上法為可取而之以在平面 問題中為其為介紹於下:_

前己证明在球面上

$$\int_{\Sigma} \vec{n} f d\sigma = -\frac{1}{2} \int_{\Sigma} r x n x \nabla f d\sigma = -\frac{9}{2} \int_{\Sigma} r x n x \nabla f d\sigma$$
 (2.4)

拇此式應用於B.得

$$\int \vec{n} \beta d\sigma = -\frac{2}{2} \int \vec{h}_{x} \vec{k}_{x} \times \nabla \beta d\sigma \qquad (3.4)$$

$$\text{THERE IS SWARE = VB + UV + Q & & }$$

数
$$\int_{-\infty}^{\infty} (\frac{\Phi_{0}^{0}}{2\pi} - \frac{\partial_{0}^{0}}{\partial \ln \theta} - \frac{\partial_{0}^{0}}{\partial \theta}) d\theta = 0$$

お 指緒来合併之得

 $\lim_{n\to\infty} \frac{1}{2n} \int_{-\infty}^{\infty} \frac{1}{n} \times \nabla^{2} \int_{-\infty}^{\infty} dx = 0$

(3.50)

 $\lim_{n\to\infty} \frac{1}{2n} \int_{-\infty}^{\infty} \frac{1}{n} \times \nabla^{2} \int_{-\infty}^{\infty} dx = 0$

(3.50)

 $\lim_{n\to\infty} \frac{1}{2n} \int_{-\infty}^{\infty} \frac{1}{n} \times \nabla^{2} \int_{-\infty}^{\infty} dx = 0$

(3.50)

 $\lim_{n\to\infty} \frac{1}{2n} \int_{-\infty}^{\infty} \frac{1}{n} \times \nabla^{2} \int_{-\infty}^{\infty} dx = 0$
 $\lim_{n\to\infty} \frac{1}{2n} \int_{-\infty}^{\infty} \frac{1}{n} \cdot \int_{-\infty}^{\infty} \frac{1}{n} \int_{-\infty}^{\infty} \frac{1}{n} \cdot \int_{-\infty}^{\infty} \frac{1}{n} \int_{-\infty}^{$

周禄方法得长分至之積分為

故 lim sakoj K·九,×九×6×8 der =0 将所有各結果總計之最後得

$$-\lim_{\alpha\to\infty}\int \vec{n}\, \beta\, d\sigma = \vec{i}\, \frac{2\pi u}{k^2} \sum_{n} (n+1)\, \beta_n^n \qquad (3.3)$$

(3.6)

(3.7)

與前所求得着正相同。

B.阻力之體積分 利用能量微分方程

·Vβ=UV·J×g-Ug² 可將阻力化為渦度之體積分將式乘以dt,在流區內積分, 並用精分變換得

$$\int_{0}^{\infty} \vec{v} d\sigma = u \int_{0}^{\infty} \vec{v} \cdot \vec{v} d\sigma - u \int_{0}^{\infty} d\tau$$

$$= -u \int_{0}^{\infty} \vec{v} \cdot \vec{n} \cdot \vec{v} d\sigma - u \int_{0}^{\infty} d\tau$$

$$= -u \int_{0}^{\infty} \vec{v} \cdot \vec{n} \cdot \vec{v} d\sigma - u \int_{0}^{\infty} d\tau$$

在0上 150 在5上 T=To 故此式可變為

$$\int_{\Sigma} \beta \vec{n} \cdot \vec{v} \omega d\sigma = -u \int_{\Sigma} \vec{v} \omega \cdot \vec{n} \times \vec{q} d\sigma - u \int_{\Sigma} q^2 d\tau$$

$$= -\vec{v} \omega \int_{\Sigma} (\vec{n} \beta \cdot u \vec{n} \times \vec{q}) d\sigma = +u \int_{\Sigma} q^2 d\tau$$

但根據已經求得之結果知

此阻力之酸積分也。式中不特証明阻力係完全由流離中實有之旋渦的產生,並同時將其符號完全確定同了不能為員, 式中所不之力,恒為一正力。即以阻體為静止時,阻體為一與 元。方向相同之力,事實上確係如此,目不待言也。

此式亦可應用於圓球問題取 Stokes 之解得 q²=晕垢器 Sin²0

$$\int_{0}^{2} dt = \frac{9}{4} v_{\infty}^{2} \alpha^{2} \iiint_{0}^{2} \frac{\sin^{2}\theta}{n^{2}} r^{2} dr \sin\theta d\theta d\phi$$

$$= \frac{9}{4} 2\pi v_{\infty}^{2} \alpha^{3} \int_{0}^{\infty} \frac{dv}{n^{2}} \int_{0}^{\pi} \sin^{3}\theta d\theta$$

= $\frac{2}{3}2\pi v_{\infty}^{2} \alpha^{2} \frac{1}{6} \cdot \frac{3}{3} = 6\pi \alpha v_{\infty}^{2}$ $F_{\infty} = \frac{44}{3} \cdot 6\pi \alpha v_{\infty}^{2} = 0\pi u \alpha v_{\infty}$

此求 Stokes 定律之义一法也

3.粘滞流體之寒力

A.舉力之體積分 欲証明 5√T v gdt 一項係代表舉力,即與 v 方向垂直之力,吾人除須應用本文中之結果外, 尚須應用前文中之流述公式

$$\vec{v} = \vec{v}_{ov} + \frac{1}{4\pi} \int \frac{\vec{r} \times \vec{q}_{o}}{r^{3}} d\tau_{o}$$

$$\pm 8 \int \vec{v} \times \vec{q} d\tau = 9 \int \vec{v}_{ov} \times \vec{q} d\tau - \frac{3}{4\pi} \int d\tau \vec{q} \times \int \frac{\vec{r} \times \vec{q}_{o}}{r^{3}} d\tau_{o}$$

$$= 5 \vec{v}_{ov} \int \vec{q} d\tau - \frac{3}{4\pi} \int \frac{\vec{q} \times \vec{r} \times \vec{q}_{o}}{r^{3}} d\tau d\tau_{o}$$

與dr 之認定方法不同而有異故知將dr。與dr全部對 換積分之值仍不變惟尼之方向原係由dr至dr。對換後 有drodr=drdr。gog=gg,至尼之大小雖未變其方 向則顛倒而尼變為一尼,故得

$$\iint_{\overline{L_{2}}}^{\overline{L_{3}}} dt dt = -\iint_{\overline{L_{3}}}^{\overline{L_{3}}} dt dt = -\iint_{\overline{L_{3}}}^{\overline{L_{3}}} dt dt$$

$$\iint_{\frac{1}{\sqrt{3}}} \frac{\vec{k} \cdot \vec{k}}{\sqrt{3}} d\tau d\tau = \iint_{\frac{1}{\sqrt{3}}} \frac{\vec{k} \cdot \vec{k}}{\sqrt{3}} d\tau$$
但
$$\iint_{\frac{1}{\sqrt{3}}} \frac{\vec{k} \cdot \vec{k}}{\sqrt{3}} d\tau d\tau = 4 \pi \vec{v} \cdot \vec{A} \\
\iint_{\frac{1}{\sqrt{3}}} \frac{\vec{k} \cdot \vec{k}}{\sqrt{3}} d\tau d\tau = 0$$
(3.84)

根據以上兩結果得舉力之體積分為

$$\vec{L} = \vec{S} \vec{V}_{\infty} \times \vec{S} \vec{g} dz \qquad (3.9)$$

Prandtl 在其機製論中,者採用與工所述相似之方法以研究流體動力一問題惟其所討論者,顯非粘滯流體其積分區域以及最後結果,均與吾人不同讀者細加此我便知矣

B舉力之面積分 舉力除了用渦度之體積分表亦外,亦可化為渦度之面積分,使各人之渐近解對於舉力一問題,仍可直接應用欲達到此目的,各人利用前已証明之積分變無以 《Rdz+《ZV·Rdz=《 Ln·Add

* Prandtl: Tragfliigeltheorie I. 詳見前

 $= \frac{11R^{2}e^{-R}}{R^{3}} \left[A_{n} \right] e^{R^{2}} (Hx) p_{n}^{2} dx = \frac{11R^{2}e^{-R}}{R^{3}} \left[A_{n} \frac{e^{R}}{2R^{2}} n(n+1) \{n(n+1)-2\} \right]$ 其极限為 ==== [n(n+1){n(n+1)-2} A] (3·10a)

用同樣方法得以分量之極限為

$$\frac{1}{283} \left[n(n+1) \left\{ n(n+1) - 2 \right\} B_n \right] \qquad (3.10b)$$

$$L_{y} = -\frac{926}{82} \frac{\pi}{2} \{n(n+1)\{n(n+1)-2\}} B_{n}^{1} = -\frac{4\pi}{82} \{n(n+1)\{n(n+1)-2\}} B_{n}^{1} (3\cdot110)$$

其所表示者奉力與浙近解係數問之關係也。由

正=g V∞×∫, ₹dt 一式利用完全粘附特性,復可將舉力化為流速下之面積分

将

L= gvox jix vdo

(3.12)

並可用此討論 Kutta-jonkowoki 拳力公式在粘滯流動中 之意義但此種討論特超出渦度觀點以外故決足略去。 4盆渝

由以上種種結果吾人自得下列之結論即

" 粘滯流體對於阻體所作用之動力全僚由流體中實育 (定理6) 之旋涡所產生" 故動力與旋渦貫有不可分離之關係就數學方法言之阻力 及察力均可用兩種不同方式表示其一為面積分以動力為 流區外界工之徒渦的產生其二為體積分以動力為流體內 部之旋渦所產生、用第一種方式得動力與漸近解中滿度係 殿之關係為

係数 450(n+1)A, 4是[n(n+1)B], 是[n(n+1)n(n+1)]A, 是[n(n+1)n(n+1)]B, 牙方向塞力 当方向塞力 由表知動力僅視解中之首二次係數而定與其高次係數無 夏日動力每一分力,只相當於一種係數,毫無混雜情事惟分 力有三而首二次係數則共有四其中有二係數具相當之分 刀,自只得為零而實際工价以為零者,在6工 节膏-0~條件 使黑巴比條件之內高性亦可想見矣

用第二種方式則動力可寫為

$$\vec{F} = \frac{u\vec{v}_{o}}{V_{o}} \left\{ g^{2} d\tau + g \vec{V}_{o} \times \vec{Q} \right\} \vec{q} d\tau$$
 (3.13)

此式對於渦度與阻力及舉力之關係表示更為明顯簡言之,即阻力與於渦之方向與關每一旋渦均產生阻力,故有旋淌,即有阻力渦度愈增,阻力愈大,舉力則不然,僅與 Vo 垂直之 旋渦產生舉力,其所生舉力之方向,又隨旋渦之方向而愛。相 反之旋渦,產生相反之擊力,結果至相抵消,故難有旋渦,可無 舉力增加舉力或減,少阻力之法,自為將不產生舉力及產生相反舉力之旋渦,慢量減少。最理想之旋渦分佈狀態,為使所有旋渦,均取同一方向,且此方向係與 To 或阻髌前進之方向生直,最理想之被翼。而走生此種分佈之機翼也。

附言

本文的討論之動力學,除應用動力方程式外,特别看重 私滯流體之各種邊界特性,所得之結果,當不致有問題惟因 篇幅有限,若干有關之問題,雖有成稿可用,亦難一一陳述,特 在此處附及之。

- 1.文中諸結果應用於混亂流動或激動時只須所討論 者為平均流動,不必特別加以改正,盖各種選界條件,對於激 流均適用漸近解亦適用於激流之平均部分也。
- 2.平面流動內問題其性實與本文內所述相同者,均經 用樣方法,一計算,所得結果,大部分均可由本文中所得之 結果化為特殊情形後难得之。
- 3.阻體所受之力距在平面以及室間亦經根據完全結 附以及渐近特性,一一計算所得結果比較複雜,應用時尚有 不便,擊不欲發表,所可言者,即在計算中,吾人之漸近解並未 引起任何困難也。

辞改正表

排 结 ıΈ. 7 之力刻 之义粒 尼為共 3 n為與 5 $\vec{n} \times \vec{q} = \cdots$ 16. n×9=... 23,24 . C.W.USSEN C.W. Useen Hydrodynamik Hydrodyuamik PRVV=-VP+UV2V P.V. VV=-VP+MV'V 用广造与向横立片的双文 5 用证的核重好,双q 使用 长闸 一風條而得者。 一刻徐而祥。 24 16 战称之謂 故称之為 6 16 Vy- fu Va. Vg=0
14 J. PRX (...) $\nabla^2 q - \int_0^1 \vec{k}_{\alpha} \cdot \nabla \vec{q} = 0$ $\int_0^1 e^{RX}(...)$ 15 IIX Modern analpis Modern analysis 代表四副之一種 代表四體之-種 即進建 18 即以似體 22 有堂建位 有向建向 18 可光向中段分 可先中横分 19 18 [Reno Figo a)smodo 19 Sero= (0,0,0) smodo 6 之散堂VA<B 之散量以不多 20 えデニ えデ=… /ھ 24 VP+, UV x 9 =0 VP+uVxq=0 /بہ 1 x q do= 24 12 及一与限业数十 Q-与向压数f ىرى 代入(3.10)式 41 16 代入()武 5 L= Frex Sixindr I=proxsitate 42 42 Kutta-jonKowoKi Kutta-jouKowski 19 周禄方法 用同様が法