PEKING UNIVERSITY

Advanced Fluid Mechanics Homework 3

College of Engineering 2001111690 袁磊祺

December 5, 2020

1

在飞机参考系中,飞行中可用的净推力 F_N 由两个动量通量之差得出,即

$$F_N = \dot{m}_{\rm air} V_i - \dot{m}_{\rm air} V. \tag{1.1}$$

其中 $\dot{m}_{\rm air}$ 为单位时间进入的空气质量, $V_j=650{\rm m/s}$ 为喷气速度, $V=222{\rm m/s}$ 为进气速度, $8000{\rm m}$ 处的空气密度为 $\rho=5.25\times 10^{-1}{\rm kg/m^3},$

$$\dot{m}_{\rm air} = \frac{\pi D^2}{4} \times V \rho, \tag{1.2}$$

其中 D=0.86m 是进口截面直径, 所以

$$F_N = \frac{\pi D^2}{4} \times V \rho \left(V_j - V \right) = 2.90 \times 10^4 \text{N}.$$
 (1.3)

 $\mathbf{2}$

空气密度 $\rho = 1.29 \text{kg/m}^3$,摩尔质量 $\mu = 29 \text{g/mol}$,满足理想气体状态方程

$$p = \frac{\rho RT}{\mu} \tag{2.1}$$

设船和水之间的空气压强为 p_1 , 大气压强为 p_0 , 压力差

$$F = (p_1 - p_0)S = 98000N, (2.2)$$

与重力平衡, 其中 $S = 3 \times 10 \text{m}^2$ 为软裙覆盖面积, 由伯努利方程,

$$p_0 + \frac{1}{2}\rho v^2 = p_1, (2.3)$$

所以

$$v = \sqrt{\frac{2F}{S\rho}} = 71 \text{m/s}. \tag{2.4}$$

气流量

$$\dot{m} = v\rho hL = 71 \times 1.29 \times 0.02 \times 26 \text{kg/s} = 47 \text{kg/s},$$
 (2.5)

其中 h = 20mm 是间隙, $L = 2 \times (3 + 10)$ m = 26m.

$$P = \frac{1}{2}\rho v^2 L v = 6.0 \times 10^6 \text{W} = 8.2 \times 10^3 \text{hp}.$$
 (2.6)

3

我觉得远处的星体对物体的影响可以忽略不计, 旋转水桶使得水向下凹陷是因为时空的不对称性, 宇宙是有边界的, 所以不存在没有物体的完美空间.

在一个远离各个星球(星球对物体对引力极小时), 存在一个坐标系, 在这个坐标系里, 互不影响的物体做匀速直线运动, 这个坐标系就是惯性坐标系, 任何相对其做匀速直线运动的坐标系都是惯性坐标系, 而任何相对其做加速运动(包括旋转)的坐标系都是非惯性系.

爱因斯坦的相对论并没有讨论把所有物体都去掉以后空间的行为. 他谈论的是空间与时间的耦合(狭义相对论), 以及空间、时间、物质的耦合(广义相对论). 讨论的基础都是假设存在一个惯性系.

4

速度场分布

$$\boldsymbol{v} = \nabla \times \left(\frac{1}{4\pi} \int_{\tau} \frac{\boldsymbol{\omega}(\xi, \eta, \zeta)}{r} d\tau\right) = \frac{1}{4\pi} \nabla \times \oint_{L} \frac{\Gamma}{r} d\boldsymbol{l} = -\frac{\Gamma}{4\pi} \int_{L} \frac{\boldsymbol{r} \times d\boldsymbol{l}}{r^{3}}$$
(4.1)

设 $x_0 = (x_0, y_0, z_0)$ 处速度场势函数为 0, 则

$$\varphi(\boldsymbol{x}) = -\int_{\boldsymbol{x}_0}^{\boldsymbol{x}} \boldsymbol{v} \cdot d\boldsymbol{l} \tag{4.2}$$

l 沿着 x_0 到 x 的某一路径,由于速度场成环状,且圈住涡丝,所以势函数是多值的. $\varphi(x)$ 不同值的物理意义是:势函数的差为绕一圈后圈住的涡丝量乘以负环量 $-\Gamma$.

设矢量线 x = x(s,t) 是一条物质线,s 是定义矢量线的参数. 在 t = 0 时刻, 它与涡线重合的充分必要条件是

$$\frac{\partial \boldsymbol{x}}{\partial s} \times \boldsymbol{\omega} = 0 \tag{5.1}$$

或

$$\frac{\partial \mathbf{x}}{\partial s} = f\boldsymbol{\omega} \quad (t = 0), \tag{5.2}$$

其中 $f \neq 0$ 是一个标量. 若涡线在 t > 0 时仍与此武陟县相切, 则必有

$$\frac{\mathrm{d}}{\mathrm{d}t}(\frac{\partial \boldsymbol{x}}{\partial s} \times \boldsymbol{\omega}) = 0. \tag{5.3}$$

利用物质线元的物质导数公式

$$\frac{\mathrm{d}}{\mathrm{d}t}(\mathrm{d}\boldsymbol{x}) = \mathrm{d}\boldsymbol{x} \cdot \nabla \boldsymbol{u} = \mathrm{d}\boldsymbol{u},\tag{5.4}$$

式 (5.3) 变为

$$\frac{\mathrm{d}}{\mathrm{d}t} \left(\frac{\partial x}{\partial s} \times \boldsymbol{\omega} \right) = \left(\frac{\partial x}{\partial s} \cdot \nabla \boldsymbol{u} \right) \times \boldsymbol{\omega} + \frac{\partial \boldsymbol{x}}{\partial s} \times \frac{\mathrm{d}\boldsymbol{\omega}}{\mathrm{d}t}, \tag{5.5}$$

若涡线在 t > 0 仍与 $\boldsymbol{x}(s,t)$ 重合, 可将式 (5.2) 代入式 (5.5), 得

$$\frac{\mathrm{d}}{\mathrm{d}t} \left(\frac{\partial x}{\partial s} \times \omega \right) = f\omega \times \left(\frac{\mathrm{d}\omega}{\mathrm{d}t} - \omega \cdot \nabla u \right) = f\omega \times (\nabla \times a), \tag{5.6}$$

和式 (5.3) 相比, 克制涡线是物质线的必要条件是

$$\omega \times (\nabla \times a) = 0. \tag{5.7}$$

反之, 若成立, 且在 t=0 时有式 (5.2), 则 $\frac{\partial x}{\partial s} \times \omega$ 总是 0, 所以5.7又是涡线为物质线的充分条件.

6

$$\frac{\mathrm{d}H}{\mathrm{d}t} = \frac{\mathrm{d}}{\mathrm{d}t} \int_{V} \boldsymbol{u} \cdot \boldsymbol{\omega} \, \mathrm{d}V$$

$$= 2 \int_{V} (\nabla \times \boldsymbol{a}) \cdot \boldsymbol{u} \, \mathrm{d}V$$
(6.1)

在旋转参照系中, 离心力有势, 设刚体旋转角速度为 Ω ,

$$\boldsymbol{a} = -\boldsymbol{u} \cdot \nabla \boldsymbol{u} - \nabla (h + \phi) - 2\boldsymbol{\Omega} \times \boldsymbol{u}, \tag{6.2}$$

其中 $h = \int dp/\rho$, ϕ 是体力势.

$$\frac{\mathrm{d}H}{\mathrm{d}t} = -4 \int_{V} (\nabla \times (\mathbf{\Omega} \times \mathbf{u}) \cdot \mathbf{u}) \, \mathrm{d}V$$

$$= -4 \mathbf{\Omega} \cdot \int_{V} (\nabla \mathbf{u}) \cdot \mathbf{u} + (\nabla \cdot \mathbf{u}) \mathbf{u} \, \mathrm{d}V$$

$$= -2 \mathbf{\Omega} \cdot \int_{V} \nabla \mathbf{u}^{2} \, \mathrm{d}V$$

$$= -2 \mathbf{\Omega} \cdot \int_{\partial V} \mathbf{n} \mathbf{u}^{2} \, \mathrm{d}S$$

$$= 0.$$
(6.3)

上式考虑到了 Ω 是常矢量, 以及液体不可压, 并且边界速度, 边界法向涡量为 0, 并且用到了

$$\nabla \times (\boldsymbol{a} \times \boldsymbol{b}) = (\boldsymbol{b} \cdot \nabla)\boldsymbol{a} - (\boldsymbol{a} \cdot \nabla)\boldsymbol{b} + \boldsymbol{a}\nabla \cdot \boldsymbol{b} - \boldsymbol{b}\nabla \cdot \boldsymbol{a}. \tag{6.4}$$

7

$$\frac{\mathrm{d}\boldsymbol{I}_{\partial \mathcal{V}}}{\mathrm{d}t} = \int_{\partial \mathcal{V}} \frac{\mathrm{D}}{\mathrm{D}t} (\phi \boldsymbol{n} \, \mathrm{d}S), \quad \frac{\mathrm{d}\boldsymbol{L}_{\partial \mathcal{V}}}{\mathrm{d}t} = \int_{\partial \mathcal{V}} \frac{\mathrm{D}}{\mathrm{D}t} (\boldsymbol{x} \times \phi \boldsymbol{n} \, \mathrm{d}S)$$
 (7.1)

$$\frac{\mathrm{d}\boldsymbol{I}_{\partial\mathcal{V}}}{\mathrm{d}t} = \int_{\partial\mathcal{V}} \frac{\mathrm{D}}{\mathrm{D}t} (\phi \boldsymbol{n} \, \mathrm{d}S)
= \int_{\partial\mathcal{V}} \phi \frac{\mathrm{D}}{\mathrm{D}t} (\boldsymbol{n} \, \mathrm{d}S) + \int_{\partial\mathcal{V}} \boldsymbol{n} \, \mathrm{d}S \frac{\mathrm{D}}{\mathrm{D}t} \phi
= -\int_{\partial\mathcal{V}} \phi \boldsymbol{n} \cdot \nabla \nabla \phi \, \mathrm{d}S + \int_{\partial\mathcal{V}} \boldsymbol{n} \, \mathrm{d}S \frac{\mathrm{D}}{\mathrm{D}t} \phi
= -\int_{\mathcal{V}} \nabla \cdot (\phi \nabla \nabla \phi) \, \mathrm{d}V + \int_{\mathcal{V}} \nabla \frac{\mathrm{D}}{\mathrm{D}t} \phi \, \mathrm{d}V
= -\int_{\mathcal{V}} \phi \Delta \boldsymbol{u} + \nabla \frac{\boldsymbol{u}^2}{2} \, \mathrm{d}V + \int_{\mathcal{V}} \frac{\partial \phi}{\partial t} + \nabla \boldsymbol{u}^2 \, \mathrm{d}V
= \int_{\mathcal{V}} \frac{\partial \phi}{\partial t} + \frac{1}{2} \nabla \boldsymbol{u}^2 \, \mathrm{d}V = -\frac{1}{\rho} \int_{\mathcal{V}} \nabla \boldsymbol{p} \, \mathrm{d}V
= -\frac{1}{\rho} \int_{\partial\mathcal{V}} \boldsymbol{p} \boldsymbol{n} \, \mathrm{d}S$$
(7.2)

上式在推导过程中没有考虑到远场是否为 0.

8

3.12

$$\frac{\mathrm{d}\boldsymbol{I}_{\partial \mathcal{V}}}{\mathrm{d}t} = \int_{\partial \mathcal{V}} \frac{\mathrm{D}}{\mathrm{D}t} (\phi \boldsymbol{n} \, \mathrm{d}S), \quad \frac{\mathrm{d}\boldsymbol{L}_{\partial \mathcal{V}}}{\mathrm{d}t} = \int_{\partial \mathcal{V}} \frac{\mathrm{D}}{\mathrm{D}t} (\boldsymbol{x} \times \phi \boldsymbol{n} \, \mathrm{d}S)$$
(8.1)

$$\frac{\mathrm{d}\boldsymbol{I}_{\partial\mathcal{V}}}{\mathrm{d}t} = \int_{\partial\mathcal{V}} \frac{\mathrm{D}}{\mathrm{D}t} (\boldsymbol{\rho} \boldsymbol{n} \, \mathrm{d}S)
= \int_{\partial\mathcal{V}} \boldsymbol{\rho} \frac{\mathrm{D}}{\mathrm{D}t} (\boldsymbol{n} \, \mathrm{d}S) + \int_{\partial\mathcal{V}} \boldsymbol{n} \, \mathrm{d}S \frac{\mathrm{D}}{\mathrm{D}t} \boldsymbol{\rho}
= -\int_{\partial\mathcal{V}} \boldsymbol{\rho} \boldsymbol{n} \cdot \nabla \nabla \boldsymbol{\rho} \, \mathrm{d}S + \int_{\partial\mathcal{V}} \boldsymbol{n} \, \mathrm{d}S \frac{\mathrm{D}}{\mathrm{D}t} \boldsymbol{\rho}
= -\int_{\mathcal{V}} \nabla \cdot (\boldsymbol{\rho} \nabla \nabla \boldsymbol{\rho}) \, \mathrm{d}V + \int_{\mathcal{V}} \nabla \frac{\mathrm{D}}{\mathrm{D}t} \boldsymbol{\rho} \, \mathrm{d}V
= -\int_{\mathcal{V}} \boldsymbol{\rho} \Delta \boldsymbol{u} + \nabla \frac{\boldsymbol{u}^2}{2} \, \mathrm{d}V + \int_{\mathcal{V}} \frac{\partial \boldsymbol{\rho}}{\partial t} + \nabla \boldsymbol{u}^2 \, \mathrm{d}V
= \int_{\mathcal{V}} \frac{\partial \boldsymbol{\rho}}{\partial t} + \frac{1}{2} \nabla \boldsymbol{u}^2 \, \mathrm{d}V = -\frac{1}{\boldsymbol{\rho}} \int_{\mathcal{V}} \nabla \boldsymbol{p} \, \mathrm{d}V
= -\frac{1}{\boldsymbol{\rho}} \int_{\partial\mathcal{V}} \boldsymbol{p} \boldsymbol{n} \, \mathrm{d}S$$
(8.2)

3.2

(1)

反证法

假设有两个解 u_1 , u_2 ,

$$\nabla \cdot \boldsymbol{u}_{1,2} = \theta, \tag{8.3}$$

$$\nabla \times \boldsymbol{u}_{1,2} = \boldsymbol{\omega},\tag{8.4}$$

边界上,

$$u_1 \cdot e_n = u_2 \cdot e_n$$
, 或者 $u_1 \times e_n = u_2 \times e_n$. (8.5)

设

$$\boldsymbol{u} = \boldsymbol{u}_1 - \boldsymbol{u}_2, \tag{8.6}$$

则

$$\nabla \cdot \boldsymbol{u} = 0, \tag{8.7}$$

$$\nabla \times \boldsymbol{u} = 0. \tag{8.8}$$

边界上,

$$\mathbf{u}_1 \cdot \mathbf{e}_n = 0$$
, 或者 $\mathbf{u}_2 \times \mathbf{e}_n = 0$. (8.9)

因为

$$\nabla \times \boldsymbol{u} = 0, \tag{8.10}$$

所以

$$\boldsymbol{u} = \nabla \phi. \tag{8.11}$$

又因为

$$\nabla \cdot \boldsymbol{u} = 0, \tag{8.12}$$

所以

$$\nabla^2 \phi = 0. \tag{8.13}$$

1. 若 $\boldsymbol{u} \cdot \boldsymbol{e}_n = 0$, 则

$$\partial_n \phi = 0. \tag{8.14}$$

2. 若 $\mathbf{u} \times \mathbf{e}_n = 0$, 则

$$\partial_t \phi = 0. \tag{8.15}$$

即 φ 为常数

对以上两种情况, 即为拉普拉斯方程的两种边界条件, 由唯一性定理可知, 解唯一, 即 ϕ 为常数, 所以

$$\boldsymbol{u} = \nabla \phi = 0. \tag{8.16}$$

(2)

对于无滑移和无穿透边界条件来说, 速度在边界就是为 0, 按照上面的分析来看, 全场速度为 0, 但是对于有粘度的流体来说, 流体在边界有一个边界层, 边界层涡量极大, 和给定条件有所不同, 所以边界条件不矛盾.