

流体力学与场论

DarkSharpness

2023.06.06

摘要

场论是数学中研究函数的一个有力的工具。本文借助场论的知识，以及物理学中基本的质量、动量、能量守恒和一些本构关系，推导出了流体力学中的重要定理、守恒定律，以及某些特殊流体满足的基本方程。

Keywords: 场论, 流体力学

Contents

1	引言	1
2	流体运动的基本表述	1
2.1	拉格朗日表述	1
2.2	欧拉表述	2
2.3	两种表述的差异与联系	2
3	Reynolds 输运定理	2
3.1	物理直观	3
3.2	数学推导	3
4	流体力学的守恒定律	4
4.1	质量守恒定理	4
4.2	动量守恒定理	5
4.3	能量守恒定理	6
5	流体力学的基本方程	6
5.1	不可压缩黏性流体	6
5.2	可压缩无黏性流体	6
5.3	不可压缩无黏性流体	7
6	小结	8
7	后记	9

1 引言

流体力学，是物理学重要的分支，是研究流体运动和力学性质的学科，涵盖了广泛的领域，包括天气预报、空气动力学、海洋学等等。在生活中，我们也常常能见到各种流体，例如水龙头里面流动的水，我们呼吸的空气。而流体也存在许多有趣的现象，例如层流与湍流。在过去，人们一直在不断深化对流体力学的理解，并发展了一系列数学模型和理论框架，来解释这些独特的流体现象。

场论是现代物理学的一个重要分支，它为描述自然界中的基本相互作用提供了强大的数学工具。

本文旨在借助场论的知识，以及物理学中基本的质量、动量、能量守恒和一些本构关系，推导出了流体力学中的重要定理、守恒定律。本文也将讨论，满足特殊条件的流体流体，其基本动力学方程。

2 流体运动的基本表述

在流体力学中，一个重要而基本的问题就是如何描述流体的运动。

2.1 拉格朗日表述

该表述的基本思想是，在流体中某一个位置 \vec{r}_0 放置一个标记的试探粒子，其不影响且跟随原来流体运动。此时，通过该粒子的运动的位置矢量 \vec{r} 关于时间的变化关系，即可反映流体运动的特性。因此，我们只需求出 $\vec{r} = \vec{r}(\vec{r}_0, t)$ 即可表征物体的运动。特别地， $\vec{r}(\vec{r}_0, 0) = \vec{r}_0$

2.2 欧拉表述

该表述的基本思想是，对于某个空间中某个固定的位置 \vec{r}_0 ，我们去研究该固定点的流体微元的运动状态 $\vec{v} = \vec{v}(\vec{r}_0, t)$ ，即可。需要特别注意的是，在固定研究空间某一点 \vec{r}_0 后，如果为空间中每个流体粒子都打上标记，那么处于 \vec{r}_0 的流体微粒的标记可能会随时间而变化。

2.3 两种表述的差异与联系

前者表述为:

$$\vec{r} = \vec{r}(\vec{r}_0, t)$$

而后者则是:

$$\vec{v} = \vec{v}(\vec{r}, t)$$

由物理含义，我们不难得出关系:

$$\vec{v}(\vec{r}, t) = \frac{\partial}{\partial t} \vec{r}(\vec{r}_0, t)$$

其中 \vec{r}_0 可以由 $\vec{r} = \vec{r}(\vec{r}_0, t)$ 反解得到。

由于流体粒子数量众多，且难以区分分辨，在流体力学中，我们往往更多地去用欧拉表述。而拉格朗日表述更加适合于粒子可以辨认，位矢信息比较重要的固体物理中。

值得关注的是，在欧拉表述中，状态量描述的是场的属性，并不直接是粒子的属性。例如关于 \vec{r} 处的流体微元，我们可能用 $f = f(\vec{r}, t)$ 的物理量去描述流体。此时， $(\frac{\partial f}{\partial t})_{\vec{r}}$ 描述的是在这一点上的 f 场的变化，而不是物理量 f 如何随着特定的试探粒子（流体微元）的运动而变化。事实上，在大多物理方程中，例如动量方程 $\vec{F} = \frac{d\vec{p}}{dt}$ ，外界（本例子中为外力 \vec{F} ）作用的对象是那个运动的流体微元，而不是场。

实际上，常见物理方程中的 $\frac{d}{dt}$ 记号，其是作用于具体粒子。因此其在欧拉表述下，应该是 $(\frac{\partial}{\partial t})_{\vec{r}_0}$ ，即是同一团粒子，而不是简单的 $(\frac{\partial}{\partial t})_{\vec{r}}$ 。为避免歧义，后文我们将用 $\frac{D}{Dt}$ 来代替，称为物质导数^[1]，即：

$$\frac{D}{Dt} \equiv (\frac{\partial}{\partial t})_{\vec{r}_0}$$

由链式法则，我们不难求出：

$$\frac{Df(\vec{r}, t)}{Dt} = (\frac{\partial f(\vec{r}, t)}{\partial t})_{\vec{r}_0} = (\frac{\partial f}{\partial t})_{\vec{r}} + (\frac{\partial f}{\partial r})_t \cdot (\frac{\partial \vec{r}}{\partial t})_{\vec{r}_0}$$

在欧拉表述下，我们可以得出，在某一点某一时刻：

$$\frac{D}{Dt} = \frac{\partial}{\partial t} + \vec{v} \cdot \nabla$$

3 Reynolds 输运定理

在流体力学中，物理学家们常常会考察某些特定区域 $V(t)$ 内的流体状态。

对于一个区域 $V(t)$ ，边界为 $\partial V(t)$ ，流体具有某个广度量 f ，很多物理方程中，会出现这部分流体粒子该物理量的总和对于时间的导数。即：

$$\frac{d}{dt} \int_{V(t)} f dV$$

注意到我们在分析这个式子的时候，我们是对于特定的粒子在分析，并不是背后的场， $\frac{d}{dx}$ 必须作用在粒子上。因此， V 会随着时间而改变。

为了避免过多的讨论，这里假设 f 的性质足够的好，满足函数本身和偏导数都连续，且积分区域为紧集（即有界闭区域）。那么在积分区域上，则：

$$\frac{d}{dt} \int_{V(t)} f dV = \int_{V(t)} \frac{\partial f}{\partial t} dV + \int_{\partial V(t)} f \vec{v} \cdot d\vec{S} = \int_{V(t)} (\frac{\partial f}{\partial t} + \nabla(f\vec{v})) dV$$

该式即为 Reynolds 输运定理^[2]。

3.1 物理直观

从直观上去理解，上述式子的物理含义是在某时刻和某体积内，全部流体某个广度量总和的变化量。根据物理直观，我们可以猜测：该变化量等于内部的广度量变化量，以及从边界流出的量。

内部的广度量变化量即等于：

$$\int_V \frac{\partial f}{\partial t} dV$$

边界流出的量需要定义流。由物理直观，流即为量乘上速度，即： $\vec{j} \equiv f \cdot \vec{v}$
 直观上，边界流出的量等于从所有面积流出的量积分，等于：

$$\int_{\partial V} \vec{j} d\vec{S}$$

因此，合并两项，完全借助物理直观，我们可以得到：

$$\begin{aligned} \frac{d}{dt} \int_{V(t)} f dV &= \int_V \frac{\partial f}{\partial t} dV + \int_{\partial V} \vec{j} d\vec{S} \\ &= \int_V \left(\frac{\partial f}{\partial t} + \nabla(\rho \vec{v}) \right) dV \end{aligned}$$

其中，最后一步用到了高斯定理，以及 \vec{j} 的定义。

3.2 数学推导

我们假设体积 $V(t)$ 足够好，满足有界性，由分段光滑的闭曲面围成，且 f 在区域内有连续的偏导数，则需证：

$$\frac{d}{dt} \int_{V(t)} f dV = \int_{V(t)} \frac{\partial f}{\partial t} dV + \int_{\partial V(t)} f \vec{v} \cdot d\vec{S} = \int_{V(t)} \left(\frac{\partial f}{\partial t} + \nabla(f \vec{v}) \right) dV$$

简单起见，我们暂时只证明其一维时候的形式。

$$\frac{d}{dy} \int_{a(y)}^{b(y)} f(x, y) dx = \int_{a(y)}^{b(y)} \frac{\partial f(x, y)}{\partial y} dx + f(b, y) \cdot \frac{db}{dy} - f(a, y) \cdot \frac{da}{dy}$$

记： $\phi(y) = \int_{a(y)}^{b(y)} f(x, y) dx$

$$\phi(y+h) - \phi(y) = \int_{a(y)}^{b(y)} (f(x, y+h) - f(x, y)) dx - \int_{a(y)}^{a(y+h)} f(x, y+h) dx + \int_{b(y)}^{b(y+h)} f(x, y+h) dx$$

由微分中值定理：

$$\int_a^b (f(x, y+h) - f(x, y)) dx = h \cdot \int_a^b \frac{\partial}{\partial y} f(x, y + \theta h) dx (\theta \in [0, 1])$$

因为连续且有界，所以 f 一致连续，所以

$$\lim_{h \rightarrow 0} \int_a^b \frac{f(x, y+h) - f(x, y)}{h} dx = \int_a^b \frac{\partial}{\partial y} f(x, y) dx$$

由牛顿莱布尼兹公式，可得：

$$\lim_{h \rightarrow 0} \int_{b(y)}^{b(y+h)} \frac{f(x, y+h)}{h} dx = f(b, y) \cdot \frac{db}{dy}$$

所以当 h 趋向于 0 的时候，有：

$$\begin{aligned}
\frac{d}{dy} \int_{a(y)}^{b(y)} f(x, y) dx &= \lim_{h \rightarrow 0} \frac{\phi(y+h) - \phi(y)}{h} \\
&= \lim_{h \rightarrow 0} \int_a^b \frac{f(x, y+h) - f(x, y)}{h} dx + \lim_{h \rightarrow 0} \int_{b(y)}^{b(y+h)} \frac{f(x, y+h)}{h} dx - \lim_{h \rightarrow 0} \int_{a(y)}^{a(y+h)} \frac{f(x, y+h)}{h} dx \\
&= \int_{a(y)}^{b(y)} \frac{\partial f(x, y)}{\partial y} dx + f(b, y) \cdot \frac{db}{dy} - f(a, y) \cdot \frac{da}{dy}
\end{aligned}$$

对于高维的情况，我们可以类似地证明 [3]，下式依然成立：

$$\frac{d}{dt} \int_{V(t)} f dV = \int_{V(t)} \frac{\partial f}{\partial t} dV + \int_{\partial V(t)} f \vec{v} \cdot d\vec{S} = \int_{V(t)} \left(\frac{\partial f}{\partial t} + \nabla(f\vec{v}) \right) dV$$

在这里，物理直观与数学理论达成了一致。

4 流体力学的守恒定律

4.1 质量守恒定理

对于固定的一个流体微元，其质量一定是保持不变的，即对任意一些固定的粒子构成的体积：

$$\frac{d}{dt} \int_{V(t)} \rho dV = 0$$

由 Reynolds 输运定理，可以得：

$$\frac{d}{dt} \int_{V(t)} \left(\frac{\partial \rho}{\partial t} + \nabla(\rho\vec{v}) \right) dV = 0$$

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

其物理含义是：某一点处的密度增加量，加上该点净流出的所有流体，为零。有时可写作：

$$\frac{D\rho}{Dt} + \rho \nabla \cdot \vec{v} = 0$$

事实上，很多时候，许多的物理量往往正比于流体密度，例如单位体积势能 $\phi(\vec{r}, t) = \rho(\vec{r}, t) \cdot U(\vec{r}, t)$ ，即为密度乘以该点的势（电势/重力势等等）。借助 Reynolds 输运定理，可知：

$$\begin{aligned}
\frac{d}{dt} \int_{V(t)} \phi dV &= \int_{V(t)} \left(\frac{\partial \phi}{\partial t} + \nabla(\phi \vec{v}) \right) dV \\
&= \int_{V(t)} \left(\frac{\partial \rho}{\partial t} U + \rho \frac{\partial U}{\partial t} + \rho U \nabla \vec{v} + \rho (\nabla U) \vec{v} + (\nabla \rho) U \vec{v} \right) dV \\
&= \int_{V(t)} \left(U \left(\frac{\partial \rho}{\partial t} + \nabla(\rho \vec{v}) \right) + \rho \left(\frac{\partial U}{\partial t} + \vec{v} \nabla U \right) \right) dV \\
&= \int_{V(t)} \rho \frac{DU}{Dt} dV
\end{aligned}$$

4.2 动量守恒定理

由动量守恒定律，作用在一些流体位元的力的大小乘以作用时间，即为动量变化量，因此：

$$\frac{d}{dt} \int_{V(t)} \rho \vec{v} dV = \vec{F}$$

而作用在物体上的外力往往由两部分构成：一部分是作用在单位质量流体微元上的力，单位体积力大小 \vec{f} 。另一部分是该流体微元表面受到的应力，应力张量为 σ 。

因此，由动量守恒定律：

$$\frac{d}{dt} \int_{V(t)} \rho \vec{v} dV = \int_{V(t)} \rho \vec{f} dV + \int_{\partial V(t)} \sigma d\vec{S}$$

由质量守恒定律的推论，以及高斯定理，可得：

$$\frac{D\vec{v}}{Dt} = \frac{1}{\rho} \nabla \sigma + \vec{f}$$

$$\frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + (\vec{v} \cdot \nabla) \vec{v} = \frac{1}{\rho} \nabla \sigma + \vec{f}$$

4.3 能量守恒定理

流体的总内能由两项组成：流体的宏观运动动能，流体的微观内能（包含热运动动能，以及分子间势能之和）。一定体积内的总内能即为： $E = \int_V \rho \left(\frac{v^2}{2} + \epsilon \right)$ ，其中 ϵ 为单位体积的微观内能。

特别地，为了简单起见，我们认为热量仅仅通过热传导传递，即热流 $\vec{j}_q = -\kappa \nabla T$ ，且假设 κ 为常数。此时，由热力学第一定律 $dE = \delta W + \delta Q$ ：

$$\frac{dE}{dt} = \int_{V(t)} \rho \vec{f} \cdot \vec{v} dV + \int_{\partial V(t)} \sigma \vec{v} d\vec{S} + \int_{\partial V(t)} \vec{j}_q d\vec{S}$$

由质量守恒定律、动量守恒定理的推论，以及高斯定理，可得：

$$\rho \left(\frac{\partial \epsilon}{\partial t} + (\vec{v} \cdot \nabla) \epsilon \right) = \nabla(\sigma \vec{v}) - \nabla \sigma \cdot \vec{v} - \kappa \nabla^2 T$$

5 流体力学的基本方程

为了简单起见，在之后的讨论中，我们认为物理过程进行的很快，以至于流体之间完全来不及进行热传导，因此忽略流体之间的热传导，即可以认为 $\kappa = 0$ 。

5.1 不可压缩黏性流体

由于不可压缩，因此，任何流体微元在流动过程中，体积不变，只和初始密度有关，即 $\frac{D\rho}{Dt} = 0$ 。代入质量守恒定律，可得

$$\nabla \cdot \vec{v} = 0$$

同时，我们假设流体性质较好，即满足流体均匀各向同性。由不可压缩流体的本构关系方程^[4]：

$$\sigma_{i,j} = -p\delta_{i,j} + \mu\left(\frac{\partial v_i}{\partial x_j} + \frac{\partial v_j}{\partial x_i}\right)$$

其中 $\delta_{i,j}$ 当且仅当 $i = j$ 的时候为 1，否则为 0。而 μ 是流体的第一黏性系数。将本构关系代入动量守恒方程。可得：

$$\frac{D\vec{v}}{Dt} = -\frac{1}{\rho}\nabla p + \frac{\mu}{\rho}\nabla^2\vec{v} + \vec{f}$$

$$\frac{\partial\vec{v}}{\partial t} + (\vec{v} \cdot \nabla)\vec{v} = -\frac{1}{\rho}\nabla p + \frac{\mu}{\rho}\nabla^2\vec{v} + \vec{f}$$

5.2 可压缩无黏性流体

当流体没有黏性，此时，应力张量仅仅由压强提供，即 $\sigma = -pI$ ，其中 I 为单位矩阵。此时，满足：

$$\begin{aligned}\frac{\partial\rho}{\partial t} + \nabla(\rho\vec{v}) &= 0 \\ \frac{\partial\vec{v}}{\partial t} + (\vec{v} \cdot \nabla)\vec{v} &= -\frac{1}{\rho}\nabla p + \vec{f} \\ \rho\left(\frac{\partial\epsilon}{\partial t} + (\vec{v} \cdot \nabla)\epsilon\right) &= -p\nabla \cdot \vec{v}\end{aligned}$$

由 1,3 式：

$$\frac{D\epsilon}{Dt} = \frac{p}{\rho} \frac{D\rho}{Dt}$$

特别地，当流体为理想气体，满足 $p = \frac{\rho}{\mu}RT$ ， $\epsilon = \frac{1}{\mu}C_vT$ ，因此可得：

$$\frac{C_v}{R} \frac{D(\rho T)}{Dt} = T \frac{D\rho}{Dt}$$

$$\frac{D}{Dt} \left(\frac{T}{\rho^{\gamma-1}} \right) = 0$$

其中 $\gamma = 1 + \frac{R}{C_v}$ 。该式子对应的物理含义为，一个气流团在上升的过程中，保持绝热 (即无热交换)。事实上，将 1,3 式直接得到的式子，乘以 V (气流团体积微元的大小)，便可以得到：

$$\frac{DU}{Dt} = \frac{p}{\rho} \frac{D\rho}{Dt} V$$

对于同一团气体，质量始终不变，即 $\frac{D(\rho V)}{Dt} = 0$ ，因此可得：

$$\frac{DU}{Dt} + p \frac{DV}{Dt} = 0$$

即绝热状态下的热力学第一定律 $dU + p dV = 0$ 。

5.3 不可压缩无黏性流体

由前面可知，此时 $\nabla \cdot \vec{v} = 0$ 且 $\sigma = -pI$ 。

我们再考虑一个特殊的情况： \vec{f} 完全由保守力提供，即 $\vec{f} = -\nabla\Phi$ 且流体密度恒为 ρ 。此时，其方程满足：

$$\frac{D\vec{v}}{Dt} = -\frac{1}{\rho} \nabla p - \nabla\Phi$$

将方程两边乘以 \vec{v} ，可得：

$$\frac{D}{Dt} \left(\frac{1}{2} v^2 \right) + \vec{v} \cdot \nabla \left(\frac{p}{\rho} + \Phi \right) = 0$$

当流体满足定常条件，即 $\frac{\partial}{\partial t} = 0$ 。则：

$$\vec{v} \cdot \nabla \left(\frac{1}{2} v^2 + \frac{p}{\rho} + \Phi \right) = 0$$

因此，在同一条流线上：

$$\frac{1}{2} \rho v^2 + p + \rho \Phi = \text{const}$$

即为伯努利方程。需要注意的是，伯努利方程成立的条件是不可压缩无黏性流体，且流体满足定常条件，并且仅仅对同一条流线上的流体成立，不同流线的常数可能不同。而一般情况下，我们认为伯努利方程对于全部空间成立，此时需要额外添加无旋条件，即：

$$\nabla \times \vec{v} = 0$$

此时，有恒等式：

$$\nabla \left(\frac{1}{2} v^2 \right) = \vec{v} \times (\nabla \times \vec{v}) + (\vec{v} \times \nabla) \vec{v} = (\vec{v} \cdot \nabla) \vec{v}$$

因此，在额外满足了无旋条件后，结合动量守恒方程，我们可以得出：

$$\nabla\left(\frac{1}{2}v^2\right) = -\frac{1}{\rho}\nabla p - \nabla\Phi$$

$$\nabla\left(\frac{1}{2}v^2 + \frac{p}{\rho} + \Phi\right) = 0$$

因此，此时，对于全空间，均有 $\frac{1}{2}\rho v^2 + p + \rho\Phi = \text{const}$ 。该形式即为我们熟知的伯努利方程。

6 小结

在流体力学中，我们往往用场的欧拉表述，来反映流体场的性质。而一般的力学定律中，我们研究的是粒子的属性。因此，我们需要将熟知的定律转化为欧拉表述。由此，我们推导出了物质导数的概念：

$$\frac{D}{Dt} = \frac{\partial}{\partial t} + \vec{v} \cdot \nabla$$

在流体力学中，物理学家们常常会考察某些特定区域 $V(t)$ 内的流体状态，即：

$$\frac{d}{dt} \int_{V(t)} f dV$$

借助物理直观与数学推导，我们可以得出 Reynolds 输运定理：

$$\frac{d}{dt} \int_{V(t)} f dV = \int_{V(t)} \left(\frac{\partial f}{\partial t} + \nabla(f\vec{v}) \right) dV$$

通过三大守恒 (质量/动量/能量) 定律，我们能推导出：

$$\begin{aligned} \frac{\partial \rho}{\partial t} + \nabla(\rho\vec{v}) &= 0 \\ \frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + (\vec{v} \cdot \nabla)\vec{v} &= \frac{1}{\rho}\nabla\sigma + \vec{f} \\ \rho\left(\frac{\partial \epsilon}{\partial t} + (\vec{v} \cdot \nabla)\epsilon\right) &= \nabla(\sigma\vec{v}) - \nabla\sigma \cdot \vec{v} - \kappa\nabla^2 T \end{aligned}$$

最后，我们推导了绝热情况下，某些特殊流体的基本动力学方程。对于不可压缩黏性流体，其满足：

$$\begin{aligned} \nabla \cdot \vec{v} &= 0 \\ \frac{D\vec{v}}{Dt} &= -\frac{1}{\rho}\nabla p + \frac{\mu}{\rho}\nabla^2\vec{v} + \vec{f} \end{aligned}$$

对于可压缩无黏性流体，其满足：

$$\begin{aligned} \frac{D\vec{v}}{Dt} &= -\frac{1}{\rho}\nabla p + \vec{f} \\ \frac{D\epsilon}{Dt} &= \frac{p}{\rho} \frac{D\rho}{Dt} \end{aligned}$$

对于不可压缩无黏性流体，其若体积力 \vec{f} 仅由保守力提供，且密度恒定为 ρ ，且流体满足定常条件即 $\frac{\partial}{\partial t} = 0$ ，则：

$$\vec{v} \cdot \nabla \left(\frac{1}{2} v^2 + \frac{p}{\rho} + \Phi \right) = 0$$

因此，在同一条流线上：

$$\frac{1}{2} \rho v^2 + p + \rho \Phi = \text{const}$$

若流体额外满足无旋条件，即 $\nabla \times \vec{v} = 0$ ，则此时，上式（即伯努利方程）对空间任意一处成立。

7 后记

感谢王海涛老师一年以来的教导！由于篇幅限制，这里就不多展开了，更多的话请[点击这里](#)。

感谢 [Hastin](#) 和 [hsfzLZH1](#) 同学在百忙之中抽出时间来帮忙审稿。

参考文献

- [1] 维基百科: 物质导数<https://zh.wikipedia.org/wiki/%E7%89%A9%E8%B3%AA%E5%B0%8E%E6%95%B8>
- [2] 维基百科: 雷诺传输定理<https://zh.wikipedia.org/wiki/%E9%9B%B7%E8%AB%BE%E5%82%B3%E8%BC%B8%E5%AE%9A%E7%90%86>
- [3] 维基百科: 积分符号内取微分<https://zh.wikipedia.org/wiki/%E7%A7%AF%E5%88%86%E7%AC%A6%E5%8F%B7%E5%86%85%E5%8F%96%E5%BE%AE%E5%88%86%E9%AB%98%E7%BB%B4%E6%83%85%E5%86%B5>
- [4] 知乎: 物理学家用流体力学·第二章：流体的应力与应变<https://zhuanlan.zhihu.com/p/554300210>