icoFoam解析

李东岳

1.引言

计算流体力学 (CFD) 采用计算机模拟流体的流动行为。流体动力学包含各种类型,如可压缩流动、不可压缩流动、多相流动以及化学反应、组分输运等。所有的这些流动性为都可以用偏微分方程来描述。例如,不可压缩牛顿流体的控制方程可以表示为 (Ferziger and Peric, 2012):

$$\nabla \cdot \mathbf{U} = 0,\tag{1}$$

$$\frac{\partial \mathbf{U}}{\partial t} + \nabla \cdot (\mathbf{U}\mathbf{U}) = -\nabla \frac{p}{\rho} + \nabla \cdot (\nu \nabla \mathbf{U}), \tag{2}$$

其中 ρ 为密度,**U**为速度,p为压力, ν 为粘度。该方程具有以下特点:(1)方程(2)中左边第二项是关于**U**乘积的偏导数,这种未知量和未知量乘积的问题构成非线性问题,CFD对非线性问题需要特殊处理。另一方面,非线性的双曲问题的解可能会存在间断(如激波)。激波通常存在于高超声速的欧拉问题求解中。同时,非线性项也是湍流在数学方程中的体现;

(2) 方程(2)的数学特征为抛物线。不同数学特征的问题需要调用不同的时间离散格式,隐性时间格式更有利于求解抛物线问题。若方程(2)中省略若干项则会改变方程的数学特征,例如若将方程右侧置为0,则变为双曲特征的欧拉方程。欧拉方程得益于其双曲特性,可采用迎风类显性算法推进,各种基于有限体积法的高分辨率格式因此而生(交错网格中心格式、中心-迎风格式等); (3) 方程(1)和(2)中存在未知量压力p,同时压力和速度是耦合在一起的(二者相互影响),但并没有单独的压力方程。这导致压力的求解需要特殊的策略。这也是CFD中压力基SIMPLE/PISO算法、密度基、耦合/解耦算法要处理的问题。另一方面,方程(2)右侧存在压力梯度项,所有类似的梯度项都需要特殊的数值处理否则会引起数值震荡; (4)方程(1)和(2)为宏观方程,调用了宏观假定,其起源为玻尔兹曼方程(又名动理学方程)。在更底层的介尺度研究领域,方程(1)和(2)也即从介尺度模型演化的宏观二阶矩模型。在无压力无粘性的条件下具备弱双曲特征。由于失去了高阶矩的统计学特征,因此方程(1)和(2)在某些情况下是不适用的;在考虑适当的简化情况下,方程(1)和(2)可被称之为Navier-Stokes (N-S) 方程。除了上述数学特征,求解N-S方程可分为不同的方法如有限体积法、有限差分法以及谱方法等。有限体积法得益于其天然守恒的数学特征,被大量的植入于CFD软件(如ANSYS Fluent、OpenFOAM等)中用于流体动力学计算模拟。

icoFoam为OpenFOAM中一个基于有限体积法的,用于求解不可压缩牛顿流体N-S方程的求解器。它可用于模拟层流流动或流场剪切力引致的湍流准直接模拟 (quasi-DNS),也被称之为准DNS。在这里需要注意的是,得益于谱方法以及有限差分法高阶精度的易用性,DNS计算通常采用谱方法或有限差分法。有限体积法由于本身在计算通量时引入的中点插值法则,大大限制了有限体积法的精度。然而Komen等通过研究圆管内的湍流流动,认为在网格分辨率足够

dyfluid.com/icoFoam.html 1/8

的情况下,使用有限体积法同样可以获得高质量的平均速度以及脉动速度流场 (Komen et al., 2014)。Komen等进一步的使用有限体积法进行准DNS计算,并与有限体积法大涡模拟进行标定,认为大涡模拟方法会引致一定的数值耗散 (Komen et al., 2017)。Axtmann与Rist也使用OpenFOAM进行了准DNS直接模拟,并研究了编译器与并行计算的特性 (Axtmann and Rist, 2016)。liu等通过icoFoam对开口顶盖驱动流进行了准直接模拟 (Liu et al., 2016),进一步验证了使用OpenFOAM进行准直接模拟的可行性。

在icoFoam中,压力和速度的耦合通过瞬态PISO算法进行计算 (Issa, 1986),且没有考虑其他体积力(如重力等)。除去三个基本求解器 laplacianFoam,potentialFoam,scalarTransportFoam,icoFoam为一个最基本的求解器范例,可用于理解 OpenFOAM中压力速度耦合的框架策略。需要注意的是对于流场内温度变化较大,但可忽略浮力以及重力的可压缩求解器,可选用 rhoPimpleFoam。附加重力的可压缩浮力驱动流求解器可选用buoyantPimpleFoam。本文从最基本的N-S方程在笛卡尔网格下的有限体积离散开始推导,介绍icoFoam求解器中的算法并和OpenFOAM植入的代码相对应,可用于理解N-S方程在有限体积法中的离散以及瞬态PISO算法在OpenFOAM中的实现。需要注意的是,由于为不可压缩流体求解器,下文中p的单位为压力除以密度的单位,即 $\mathbf{m}^2 \cdot \mathbf{s}^{-2}$ 。在下文中,p也对应方程(2)中的 \mathbf{p}/ρ 。

- 2. 控制方程与算法
- 2.1 有限体积法离散

首先对方程(2)中的时间项进行对速度U关于时间t的欧拉全隐离散有(Jasak, 1996):

$$\int \int \frac{\partial \mathbf{U}}{\partial t} dV dt = \left(\mathbf{U}_{P}^{*} - \mathbf{U}_{P}^{t} \right) V_{P}, \tag{3}$$

对流项隐性离散:

$$\int \int \nabla \cdot (\mathbf{U}\mathbf{U}) dV dt = \int \int \mathbf{U}\mathbf{U} \cdot d\mathbf{S} dt = \sum (\mathbf{U}^*\mathbf{U}^t)_f \cdot \mathbf{S}_f \Delta t = \Delta t \sum F_f^t \mathbf{U}_f^*, \quad (4)$$

拉普拉斯项隐性离散:

$$\int \int
abla \cdot (
u
abla \mathbf{U}) \mathrm{d}V \mathrm{d}t = \int \int
u
abla \mathbf{U} \cdot \mathrm{d}\mathbf{S} \mathrm{d}t = \sum \left(
u
abla \mathbf{U}^*
ight)_f \cdot \mathbf{S}_f \Delta t = \Delta t \sum
u (
abla \mathbf{U}^*)_f \cdot \mathbf{S}_f \Delta t$$

压力项显性离散:

$$\int \int \nabla p \mathrm{d}V \mathrm{d}t = \int \int p \mathrm{d}\mathbf{S} \mathrm{d}t = \Delta t \sum \left(p_f^t \mathbf{S}_f \right),$$
 (6)

其中上标 t 表示为当前的时间步(已知),上标 * 表示预测步(待求),下标 $_f$ 表示网格单元面上的值, V_P 表示网格单元体积, S_f 表示网格单元的各个面的面矢量, $^{\Delta t}$ 表示时间步长, F_f 为通量, $^{\nu}$ 为动力粘度。方程(5)中($^{\nabla}$ U *) $_f$ · S_f 需要进一步处理,其中 $^{\nabla}$ U * 为定义在体心的量,即网格体心的速度梯度。($^{\nabla}$ U *) $_f$ 为定义在面心的量,即网格面心的速度梯度。为使用紧致基架点防止数值震荡,($^{\nabla}$ U *) $_f$ · S_f 通常表示为面法向梯度与面矢量的模的乘积:

dyfluid.com/icoFoam.html 2/8

$$(\nabla \mathbf{U}^*)_f \cdot \mathbf{S}_f = \left((\nabla \mathbf{U}^*)_f \cdot \frac{\mathbf{S}_f}{|\mathbf{S}_f|} \right) \cdot |\mathbf{S}_f| \tag{7}$$

其中 $(\nabla \mathbf{U}^*)_f \cdot \frac{\mathbf{S}_f}{|\mathbf{S}_f|}$ 表示面法向梯度,有

$$(\nabla \mathbf{U}^*)_f \cdot \frac{\mathbf{S}_f}{|\mathbf{S}_f|} = \frac{\mathbf{U}_{\mathrm{N}}^* - \mathbf{U}_{\mathrm{P}}^*}{|\mathbf{d}|},\tag{8}$$

其中 \mathbf{d} 表示网格单元体心之间矢量差(距离矢量),下标 $_N$ 表示相邻网格单元的速度,下标 $_P$ 表示当前网格单元的速度。速度的面法向梯度在三维情况下为一个矢量(变量的面法向梯度与变量的阶数相同)。在这里需要注意的是,方程(8)只对矩形网格精准,网格非正交性增加,需要特定的数值处理提高其计算精准性。将方程(3)-(7)代入到方程(2)有:

$$\frac{\mathbf{U}_{\mathrm{P}}^* - \mathbf{U}_{\mathrm{P}}^t}{\Delta t} V_{\mathrm{P}} + \sum_{f} F_f^t \mathbf{U}_f^* = \sum_{f} \nu \nabla_f \mathbf{U}^* |\mathbf{S}_f| - \sum_{f} p_f^t \mathbf{S}_f. \tag{9}$$

需要注意的是,方程(2)中的左边第二项(对流项)是非线性的。在求解的过程中,要么选择非线性求解器,要么将对流项线性化。由于非线性求解器非常复杂,因此在0penFOAM均采用线性化处理。具体的,在对方程(9)中的左边第二项对流项离散中,其中的通量 F_f^* 采用当前已知时间步的速度 \mathbf{U}^t 来计算,同时保留 \mathbf{U}_p^* 为未知量。这种将高阶非线性项降为一阶线性项的过程即为线性化操作。线性化的一个问题即为通量速度的信息有所滞后(Jasak, 1996)。

2.2. 动量预测

方程(9)中 \mathbf{U}_f^* 被定义为面上的预测速度。为方便与0penF0AM代码对应,在时间步内第一次通过求解动量方程获得的速度叫预测速度。面速度需要从体心速度进行插值来获得,在此步可以引入各种插值格式。假设在均一网格上使用中心线性格式:

$$\mathbf{U}_f^* = \frac{\mathbf{U}_P^* + \mathbf{U}_N^*}{2}.\tag{10}$$

$$p_f^t = \frac{p_{\rm P}^t + p_{\rm N}^t}{2}.$$
 (11)

将方程(7), (10), (11)代入到方程(9)有

$$rac{{f U}_{
m P}^* - {f U}_{
m P}^t}{\Delta t} V_{
m P} + \sum F_f^n rac{{f U}_{
m P}^* + {f U}_{
m N}^*}{2} = \sum
u |{f S}_f| rac{{f U}_{
m N}^* - {f U}_{
m P}^*}{|{f d}|} - \sum rac{p_{
m P}^t + p_{
m N}^t}{2} {f S}_f, \quad (12)$$

$$\left(rac{1}{\Delta t} + rac{1}{V_{
m P}}\sumrac{F_f^t}{2} + rac{1}{V_{
m P}}\sum
urac{|{f S}_f|}{|{f d}|}
ight){f U}_{
m P}^* =$$

$$-\sumrac{1}{V_{\mathrm{P}}}igg(rac{F_{f}^{t}}{2}-
urac{|\mathbf{S}_{f}|}{|\mathbf{d}|}igg)\mathbf{U}_{\mathrm{N}}^{*}+rac{1}{\Delta t}\mathbf{U}_{\mathrm{P}}^{t}-rac{1}{V_{\mathrm{P}}}$$

将上式简写为

$$A_{\mathrm{P}}\mathbf{U}_{\mathrm{P}}^{*}+\sum A_{\mathrm{N}}\mathbf{U}_{\mathrm{N}}^{*}=S_{\mathrm{P}}^{t}-\frac{1}{V_{\mathrm{P}}}\sum \frac{1}{2}\mathbf{S}_{f},$$
 (14)

其中

$$A_{\rm P} = \frac{1}{\Delta t} + \frac{1}{V_{\rm P}} \sum \frac{F_f^t}{2} + \frac{1}{V_{\rm P}} \sum \nu \frac{|\mathbf{S}_f|}{|\mathbf{d}|},\tag{15}$$

$$A_{\mathrm{N}} = rac{1}{V_{\mathrm{P}}} \left(rac{F_f^t}{2} -
u rac{|\mathbf{S}_f|}{|\mathbf{d}|}
ight), \tag{16}$$

$$S_{\mathbf{P}}^t = \frac{1}{\Delta t} \mathbf{U}_{\mathbf{P}}^t. \tag{17}$$

可以看出在某个时间步内 A_P 、 A_N 、和 S_P^t 保持不变(注意 A_N 、 $\sum A_N \mathbf{U}_N$ 、 $-\sum A_N \mathbf{U}_N + S_P$ 的区别)。求解方程(14)即可获得预测速度 \mathbf{U}_P^* 。方程(14)即为OpenFOAM中的动量预测方程。需要注意的是,动量预测步骤并不是必须的,这主要和速度压力耦合求解策略有关。如果不调用动量预测步骤,则 $\mathbf{U}_P^* = \mathbf{U}_P^t$ 。

2.3. 压力泊松方程

N-S方程求解的关键问题之一在于并没有压力的方程出现。仔细分析得知上文中求解动量方程获得了速度,但连续性方程并不是关于压力的方程。压力泊松方程的构建正式基于连续性方程而来,其通过对动量方程继续做散度并相加获得。考虑最终收敛的情况下,对连续性方程 $\nabla \cdot \mathbf{U} = 0$ 进行离散后的形式为

$$\sum \left(\mathbf{U}_{\mathbf{P},f}^{t+\Delta t} \cdot \mathbf{S}_f \right) = 0. \tag{18}$$

如果能用压力表示方程(18)中的 $\mathbf{U}_{\mathbf{P},f}^{t+\Delta t}$,是不是就可以得出压力泊松方程了呢?答案是肯定的。首先,方程(14)可以写为:

$$A_{\rm P} \mathbf{U}_{\rm P}^* + \sum A_{\rm N} \mathbf{U}_{\rm N}^* = S_{\rm P}^t - \frac{1}{V_{\rm P}} \sum p_f^t \mathbf{S}_f,$$
 (19)

收敛情况下为:

$$A_{\mathrm{P}}\mathbf{U}_{\mathrm{P}}^{t+\Delta t} + \sum A_{\mathrm{N}}\mathbf{U}_{\mathrm{N}}^{t+\Delta t} = S_{\mathrm{P}}^{t} - \frac{1}{V_{\mathrm{P}}} \sum p_{f}^{t+\Delta t} \mathbf{S}_{f}, \tag{20}$$

若将方程(20)减去(19)有:

$$A_{\mathrm{P}}\mathbf{U}_{\mathrm{P}}' + \sum A_{\mathrm{N}}\mathbf{U}_{\mathrm{N}}' = -\frac{1}{V_{\mathrm{P}}}\sum p_f'\mathbf{S}_f,$$
 (21)

其中 $\mathbf{U}_{\mathbf{P}}' = \mathbf{U}_{\mathbf{P}}''^{11} - \mathbf{U}_{\mathbf{P}}''$ (其他同理)。在这里未调用任何略去临点的假定,方程(20)是严格成立的(精准的)。对方程(20)移项有

$$\mathbf{U}_{\mathrm{P}}^{t+\Delta t} = \mathbf{Hby} \mathbf{A}_{\mathrm{P}}^{t+\Delta t} - \frac{1}{A_{\mathrm{P}}} \frac{1}{V_{\mathrm{P}}} \sum p_f^{t+\Delta t} \mathbf{S}_f. \tag{22}$$

其中有HbyA

$$\mathbf{Hby} \mathbf{A}_{\mathrm{P}}^{t+\Delta t} = \frac{1}{A_{\mathrm{P}}} \left(-\sum A_{\mathrm{N}} \mathbf{U}_{\mathrm{N}}^{t+\Delta t} + S_{\mathrm{P}}^{n} \right). \tag{23}$$

类似的,面上的速度可以通过下面的公式获得:

$$\mathbf{U}_{\mathrm{P},f}^{t+\Delta t} = \mathbf{Hby} \mathbf{A}_{f}^{t+\Delta t} - \frac{1}{A_{\mathrm{P},f}} \left(\frac{1}{V_{\mathrm{P}}} \sum p_{f}^{t+\Delta t} \mathbf{S}_{f} \right)_{f}. \tag{24}$$

将方程(24)代入到方程(18)有:

$$\sum \left(\mathbf{Hby} \mathbf{A}_{f}^{t+\Delta t} - \frac{1}{A_{P,f}} \left(\frac{1}{V_{P}} \sum p_{f}^{t+\Delta t} \mathbf{S}_{f} \right)_{f} \right) \cdot \mathbf{S}_{f} = 0, \tag{25}$$

$$\sum \mathbf{Hby} \mathbf{A}_{f}^{t+\Delta t} \cdot \mathbf{S}_{f} = \sum \frac{1}{A_{P,f}} \left(\frac{1}{V_{P}} \sum p_{f}^{t+\Delta t} \mathbf{S}_{f} \right)_{f} \cdot \mathbf{S}_{f}, \tag{26}$$

方程(26)即下述方程的离散形式:

$$abla \cdot \mathbf{Hby} \mathbf{A}^{t+\Delta t} =
abla \cdot \left(\frac{1}{A}
abla p^{t+\Delta t} \right).$$
 (27)

方程(27)即为压力泊松方程。若有 $\mathbf{HbyA}^{t+\Delta t}$,则可求得收敛的压力。需要注意的是, $\nabla \cdot (\frac{1}{A} \nabla p^{t+\Delta t})$ 可以通过先求梯度再求散度进行,也可以直接通过拉普拉斯积分进行。方程(26)右端即先求梯度再求散度的方法,这种方法会引起数值震荡。若通过拉普拉斯并进行高斯积分进行离散,则会调用紧致格式防止数值震荡 (Li, 2019)。

2.4. 迭代算法

可以看出,最后求解的速度 $\mathbf{U}_{\mathbf{p}}^{t+\Delta t}$ 和压力 $p^{t+\Delta t}$ 应该符合方程(14)和(27),分别对应动量方程和连续性方程。然而目前,我们只有通过2.2节动量预测步骤求出来的 $\mathbf{U}_{\mathbf{p}}^{*}$ 。 $\mathbf{HbyA}_{\mathbf{p}}^{t+\Delta t}$ 和 $p^{t+\Delta t}$ 均为未知的。压力泊松方程不能求解。1986年Issa提出了PISO算法可以解决这个问题(Issa, 1986)。PISO算法在提出时主要针对不可压缩非稳态计算,其为一种在时间步内非迭代的算法,在随后也被拓展用于稳态问题以及可压问题中。PISO算法通过对当前时间步内的多次修正来获得最终的 $\mathbf{U}_{\mathbf{p}}^{t+\Delta t}$ 和 $p^{t+\Delta t}$ 。依据PISO算法,在方程(21)的基础上引入略去临点影响的假定有:

$$A_{\rm P}\mathbf{U}_{\rm P}' = -\frac{1}{V_{\rm P}} \sum p_f' \mathbf{S}_f, \tag{28}$$

将方程(28)和(19)相加有

$$A_{\rm P}\mathbf{U}_{\rm P}^{**} + \sum A_{\rm N}\mathbf{U}_{\rm N}^{*} = S_{\rm P}^{n} - \frac{1}{V_{\rm P}}\sum p_{f}^{*}\mathbf{S}_{f},$$
 (29)

其中 $\mathbf{U}_{P}^{**}=\mathbf{U}_{P}^{*}+\mathbf{U}_{P}^{\prime}$, $p_{f}^{*}=p_{f}^{t}+p_{f}^{\prime}$ 。相比方程 $(\mathbf{20})$,方程 $(\mathbf{29})$ 由于忽略了临点的影响并不是精准的。对方程 $(\mathbf{29})$ 进行移项有

$$\mathbf{U}_{\mathbf{P}}^{**} = \mathbf{Hby} \mathbf{A}_{\mathbf{P}}^* - \frac{1}{A_{\mathbf{P}}} \frac{1}{V_{\mathbf{P}}} \sum p_f^* \mathbf{S}_f. \tag{30}$$

dyfluid.com/icoFoam.html 5/

$$\mathbf{HbyA_{P}^{*}} = \frac{1}{A_{P}} \left(-\sum A_{N} \mathbf{U_{N}^{*}} + S_{P}^{n} \right). \tag{31}$$

$$\mathbf{U}_{\mathrm{P},f}^{**} = \mathbf{Hby} \mathbf{A}_{f}^{*} - \frac{1}{A_{\mathrm{P},f}} \left(\frac{1}{V_{\mathrm{P}}} \sum p_{f}^{*} \mathbf{S}_{f} \right)_{f}. \tag{32}$$

方程(32)中可参考方程(25)-(27)的步骤组建压力泊松方程,即

$$\nabla \cdot \left(\frac{1}{A} \nabla p^*\right) = \nabla \cdot \mathbf{HbyA}^* \tag{33}$$

对方程(33)求解后有 p^* 。将 p^* 回代到方程(32)的时候,有 \mathbf{U}_p^{**} 。但需要注意的是,方程(32)并不是精准的。因此 p^* 和 \mathbf{U}_p^{**} 并不是最终时间步 $t+\Delta t$ 的结果。通过多次更新速度,并求解压力 泊松方程,这种滞后性逐渐消除并可最终忽略。总而言之,PISO算法中的的迭代过程可以表示为下面几个步骤:

- 依据初始条件求解预测速度**U***;
- 2. 通过速度组建**HbyA***;
- 3. 求解方程(33)求解压力*p**;
- 4. 通过方程(32)依据压力 p^* 以及 \mathbf{HbyA}^* 更新速度有 \mathbf{U}^{**} ;
- 5. 回到第二步迭代求解几次即可;
- 3. 验证算例
- 3.1. Quasi-DNS直接模拟

icoFoam自带若干算例。在OpenFOAM-6中,自带的算例主要为以下几个:

- o cavity:顶盖驱动流问题;
- o elbow: 非结构网格弯头流动问题;

上述算例在《OpenFOAM用户指南》已经进行了非常详细的阐述。在此不做过多介绍。除上述算例外,icoFoam也可以进行直接模拟。icoFoam不附加任何湍流模型直接求解N-S方程,并采用二阶有限体积法进行离散求解。因此可用作为一个直接模拟求解器进行直接模拟。一些文章中更严谨的将其称为准直接模拟:quasi-DNS。另外,在这里强调OpenFOAM中的icoFoam、pisoFoam以及pimpleFoam在不使用湍流模型的情况下是相同的。本算例对标相关文献的研究工作(Komen et al., 2017)。



dyfluid.com/icoFoam.html 6/8

算例网格为采用blockMesh生成的3D纯六面体结构网格。左侧为周期速度进口,右侧为周期速度出口,上下为用于附加剪切的壁面。需要注意的是,对于DNS以及LES,流场本身的湍流结构以及进口边界条件非常敏感。在不合理的初始条件下,二阶精度的有限体积法可能并不会捕获精细的涡结构。因此初始场应该尽可能的精准。本算例初始场通过boxTurb给定湍流涡结构之后,运行了200个周期,作为稳定的初始场。 $\mathbf{Re}_{\tau} \approx \mathbf{180}$ 。

- 初始场 p: 内部即均一分布 uniform 0;
- 。 初始场速度 U: 内部速度为0.1335, 即均一分布 uniform (0.1335 0 0);
- 。 边界场 p: 边界全部为 cyclic , 壁面为 zeroGradient 零法向梯度;
- 。 边界场 U: 边界全部为 cyclic, 壁面为 noSlip 无滑移边界;

constant文件夹的物性主要设置如下:

- 粘度模型选择层流,即laminar;
- 流体的动力粘度为2e-5;
- 。 fvOptions文件用于指定压力梯度,其中meanVelocityForce用于指定fvOptions的类型。 UBar平均速度指定 (0.1335 0 0);

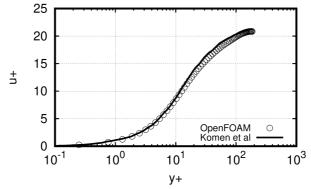
相关算例运行首先需要执行网格转换命令:

blockMesh

网格生成完毕,后直接运行直接模拟求解器运行即可:

pisoFoam

在这里提醒,pisoFoam是icoFoam的进阶版本。由于icoFoam中不支持fvOptions,因此本算例采用pisoFoam进行计算。本算例比较耗费计算机资源,采用12核并行计算大约需要10个小时。在运行之后,针对平均速度 UMean 即可以求出u+以及y+(如下图)。



点击下载DNS算例。因为初始场信息已经经过计算200个周期,因此文件较大,约65m。

3.2. 圆柱绕流

dyfluid.com/icoFoam.html 7/8

下面,采用icoFoam对圆柱绕流进行计算模拟。相关算例由CFD中文网用户波流力提供。算例 采用 blockMesh 生成的非正交四面体网格。左侧为进口,右侧为出口,计算域内存在一个圆柱。上下边界为对称面。0文件夹下的相关设置如下:

- 。 初始场 p: 内部即均一分布 uniform 0;
- 。 初始场速度 U:内部速度为1, 即均一分布 uniform (1 0 0);
- 。 边界场 p: 出口为 fixedValue 固定值边界条件,进口为 zeroGradient 零法向梯度;上下采用 symmetryPlane 对称边界条件;
- 。 边界场 U: 进口为 fixedValue 固定值边界条件,出口为 zeroGradient 零法向梯度;上下采用 symmetryPlane 对称边界条件;

constant文件夹的物性主要设置如下:

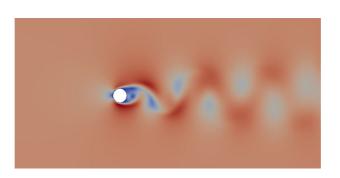
- 。 粘度模型选择层流,即 laminar;
- 。 流体的动力粘度为0.01, 一个非常粘的流体, 雷诺数为200;

相关算例运行首先需要执行网格转换命令:

blockMesh

网格生成完毕,后直接运行直接模拟求解器运行即可:

icoFoam



点击下载圆柱绕流算例

更新历史

2020.07.19warner bestucan | 2020.07.07周佳其 | 2020.03.04周佳其 | 2019.10.12Yongbo | 2019.6.12chaoscfd | 2018.12.08丁长友 | 2018.11.07ghoulyy | 2018.08.22于鸿翔 | 2018.07.05尹胜强 | 2018.05.21JimShi | 2018.05.08张某人

东岳流体 2014 - 2020

勘误、讨论、补充内容请前往CFD中文网

dyfluid.com/icoFoam.html 8/8