

# IHFOAM 初探（代码篇）



Simon Ji...  
A Mentat

已关注

5 人赞同了该文章

此文承接**IHFOAM**初探（理论篇），文中将主要介绍我在本科阶段使用的IHFOAM求解器代码。若对多孔介质两相流控制方程组及**OpenFOAM**(以下简称**of**)的压力耦合求解策略尚不清楚的同学，可查看理论篇及相关文献。

友情提示：阅读文本时，建议自己打开**IHFOAM**代码，配合食用更佳

IHFOAM的压力速度耦合循环求解在`while(pimple.loop()){...}`中。`pimple`类的声明在`src/finiteVolume/cfdTools/general/solutionControl/pimpleControl/pimpleControl.H`中，该成员函数用于判断当前迭代下，计算是否已达到收敛，若达到，则返回`false`，结束循环

```
virtual bool loop();
```

进入`while`循环体内，发现`include`一个头文件，该文件主要为读入用户设置的参数，从字典文件`system/fvSolution`中读入`"nAlphaCoor"`,`"nAlphaSubCycles"`,`"MULESCorr"`,`"alphaApplyPrevCoor"`,`"icAlpha"`的设置参数值，参数的具体意义可暂时不管，后面将会陆续提到

```
#include "alphaControls.H"
```

接下来是一个条件判断语句，若`pimple.loop()`为第一次迭代或`fvSolution`的`alphaOuterCorrectors`关键字设置为`true`，则进入内部语句

```
if (pimple.firstIter() || alphaOuterCorrectors)
```

内部语句中仅看到使用`correct()`，结合后续的分析，知道该函数是对两相交界面处的曲率进行更新

```
twoPhaseProperties.correct();
```

```
/*
```

```
correct()定义在"interfaceProperties.H"中
```

```

void correct(){
    calculateK(); //recalculate the interface curvature
}
void Foam::interfaceProperties::calculateK(){

//定义相分数场的梯度场
const volVectorField gradAlpha(fvc::grad(alpha1_, "nHat"));

//插值该梯度场到网格面心处
surfaceVectorField gradAlphaf(fvc::interpolate(gradAlpha));

//计算网格面心的单位相梯度场
surfaceVectorField nHatfv(gradAlphaf/(mag(gradAlphaf) + deltaN_));

//修正边界处的接触角
correctContactAngle(nHatfv.boundaryField(),gradAlphaf.boundaryField());

//矢量点乘得到网格面心处垂直于网格面的单位相梯度场
nHatf_ = nHatfv & Sf;

//对nHatf求散度即得到界面处的曲率，实现两相交界处曲率的更新
K_ = -fvc::div(nHatf_);
}
/*

```

紧接着，进入相方程计算亚循环

```
#include "alphaEqnSubCycles.H"
```

nAlphaSubCycles为前面提及在"alphaControl.H"中读入的标量

```

if (nAlphaSubCycles > 1) //从fvSolution字典文件读入的相方程循环次数
{
    //定义带量纲标量totalDeltaT为当前时间步步长
    dimensionedScalar totalDeltaT = runTime.deltaT();
    //定义质量通量rhoPhiSum
    surfaceScalarField rhoPhiSum
    (
        IOobject
        (
            "rhoPhiSum",
            runTime.timeName(),
            mesh

```

```

    ),
    mesh,
    dimensionedScalar("0", rhoPhi.dimensions(), 0)
);
/*这里的for循环定义一个类似Vector<>的数据类型alphaSubCycle,
alpha1为数组中每一个元素的初始化值(注意这里的alpha1为标量场而非简单的标量),
nAlphaSubCycles为数组长度, 等同于在当前时间下为相分数场计算建立亚循环*/
for
(
    subCycle<volScalarField> alphaSubCycle(alpha1, nAlphaSubCycles);
    !(++alphaSubCycle).end();
){.....}

```

进入该亚循环体中, 可以看到主要的代码放在alphaEqn.H中, 执行完alphaEqn.H后, 自加之前定义的质量通量, 可以猜测alphaEqn.H中应该涉及更新rhoPhi

```

#include "alphaEqn.H"
rhoPhiSum += (runTime.deltaT()/totalDeltaT)*rhoPhi;

```

为证明猜测, 进入alphaEqn.H

```

//首先定义两个离散格式的名字, word类似string类型
word alphaScheme("div(phi,alpha)");
word alphasScheme("div(phirb,alpha)");

//定义界面压缩系数phic; cAlpha为压缩因子, 在interfaceProperties.H中声明
surfaceScalarField phic(interface.cAlpha()*mag(phi/mesh.magSf()));

//icAlpha为之前提及的、在fvSolution设置的各向同性压缩标量系数, 若未设置则默认为0, 此时无压缩效果
if (icAlpha > 0)
{
    phic *= (1.0 - icAlpha);
    phic += (interface.cAlpha()*icAlpha)*fvc::interpolate(mag(U));
}

//遍历phic处于边界区域的网格单元面, 若phic的边界为非耦合边界(如常见的无滑移壁面边界), 则该边界位
forAll(phic.boundaryField(), patchi)
{
    fvsPatchScalarField& phicp = phic.boundaryField()[patchi];
    if (!phicp.coupled())
    {
        phicp == 0;
    }
}

```

```
    }
}
```

这里的 $phic$ 写成数学表达式为:

$$phic = (1 - i_{c,\alpha}) c_\alpha |u_\perp| S_f + (i_{c,\alpha,f} c_\alpha) |u_f| \quad (1)$$

需要注意的是 $phic$ 用于压缩两相交界面而被人为添加到相方程中，理论篇中的相方程仅为基本形式

接下来进入MULES相分数修正，这是一个提示语句，`activePorosity`和`outputTime`均为true的情况下，提示在当前时间步下，VOF equation并未考虑孔隙率的影响

```
if( activePorosity && runTime.outputTime() )
{
    Info << "WARNING: The VOF equation in this loop"
        << " does not include porosity.\n"
        << "Set MULESCorr to 'no' in ./system/fvSolution.\n" << endl;
}
```

构建基本相方程  $\alpha_1 Eqn = \frac{\partial \alpha}{\partial t} + u_j \frac{\partial \alpha}{\partial x_j}$

```
fvScalarMatrix alpha1Eqn
(
    #ifdef LTSSOLVE
    fv::localEulerDdtScheme<scalar>(mesh, rDeltaT.name()).fvmDdt(alpha1)
    #else
    fv::EulerDdtScheme<scalar>(mesh).fvmDdt(alpha1)
    #endif
    + fv::gaussConvectionScheme<scalar>
    (
        mesh,
        phi,
        upwind<scalar>(mesh, phi)
    ).fvmDiv(phi, alpha1)
);
```

求解相方程，这里关于solve函数的具体实现细节，可参考[陈与论的回答](#)

```
alpha1Eqn.solve();
```

输出当前计算得到alpha1的平均相分数（以各单元体积为权重），单元中的最小alpha1和最大alpha1值；另外，不同于c++，输出流从cout改为info

```
Info<< "Phase-1 volume fraction = "
    << alpha1.weightedAverage(mesh.Vsc()).value()
    << "   Min(alpha1) = " << min(alpha1).value()
    << "   Max(alpha1) = " << max(alpha1).value()
    << endl;
```

基于alphaEqn得到的alpha1相分数场求解面通量场tphiAlphaUD,这里的tmp是of一种旨在节省存储的方式，可简单理解为指针，<>内表示所定义变量的类型

```
tmp<surfaceScalarField> tphiAlphaUD(alpha1Eqn.flux());
```

下面的MULES有1个条件判断修正，1个内循环修正，均旨在修正alpha1相分数场，这一块由于代码封装较复杂，尚未具体分析☺，

跳过这一块，来到alphaEqn.H的末尾，可以看到这样几行代码，rhoPhi变量发生更新，证实前面的猜测

```
alpha2 = 1.0 - alpha1;
interface.correct();
//根据VOF模型得到混合相的面流量场
rhoPhi = tphiAlpha()*(rho1 - rho2) + phi*rho2;
//最后输出结果，额外输出的gsum为考虑多孔介质的alpha1（通常为液体）的实际体积
Info<< "Phase-1 volume fraction = "
    << alpha1.weightedAverage(mesh.Vsc()).value()
    << "   Phase-1 total volume = "
    << gSum(alpha1*porosity*mesh.Vsc())
    << "   Min(alpha1) = " << min(alpha1).value()
    << "   Max(alpha1) = " << max(alpha1).value()
    << endl;
```

结束alphaEqn.H，返回alphaEqnSubCycle.H中，接之前提及的同一时间步下的亚循环体，此处将该时间步细分得到的面通量场代数叠加至rhoPhiSum中，并最后赋给rhoPhi

```
rhoPhiSum += (runTime.deltaT()/totalDeltaT)*rhoPhi;
}
rhoPhi = rhoPhiSum;
}
```

当然，若不进行亚循环，可以给关键字nAlphaSubCycles赋值为0,这样将会执行下面else的语句，即alphaEqn.H在当前时间步的pimple循环体内只执行一次

```
else
{
#include "alphaEqn.H"
}
```

最后更新混合密度场，为下面的动量方程求解做准备

```
rho == alpha1*rho1 + alpha2*rho2;
```

---

相较于相方程求解，动量方程和压力泊松方程的求解代码简洁直观很多，初学者可以更容易理解

进入动量方程求解UEqn.H

```
#include "UEqn.H"
```

定义面标量场  $\mu_{eff}$  (  $\mu_{eff}$  )，为雷诺应力中描述湍流而人为添加的粘滞系数

```
surfaceScalarField muEff
(
    "muEff",
    twoPhaseProperties.muf()
    + fvc::interpolate(rho*turbulence->nut())
);
```

定义fvMatrix类型UEqn，组建动量方程的非定常项、对流项、扩散项和多孔介质阻尼项

```
fvVectorMatrix UEqn
(
    (1.0 + cPorField) / porosity * fvm::ddt(rho, U)
    + 1.0/porosity * fvm::div(rhoPhi/porosityF, U)
    // + turbulence->divDevRhoReff(rho, U)
    - fvm::laplacian(muEff/porosityF, U)
    - 1.0/porosity * ( fvc::grad(U) & fvc::grad(muEff) )
);
```

```

// Closure Terms
+ aPorField * pow(1.0 - porosity, 3) / pow(porosity, 3)
    * twoPhaseProperties.mu() / pow(D50Field, 2) * U
+ bPorField * rho * (1.0 - porosity) / pow(porosity, 3) / D50Field
    * mag(U) * U *
// Transient formulation
(1.0 + useTransMask * 7.5 / KCPorField)
);

//松弛该代数矩阵, 主要对组建的矩阵进行变换, 保证对角占优
UEqn.relax();

```

若fvSolution中momentumPredictor设置为true, 则执行下列对动量方程执行计算, 注意这里的fvc::reconstruct()内的压力场 (p\_rgh) 在当前时间步下尚未更新, 因此此时求解得到的速度场并不准确

//在IHFOAM的演示算例中并未采用动量预测, 说明这步并不是必须的

```

if (pimple.momentumPredictor())
{
    solve
    (
        UEqn
        ==
        fvc::reconstruct
        (
            (
                fvc::interpolate(interface.sigmaK())*fvc::snGrad(alpha1)
                - ghf*fvc::snGrad(rho)
                - fvc::snGrad(p_rgh)
            ) * mesh.magSf()
        )
    );
}

```

下面进入压力耦合修正循环体内,correct()方法定义在pimpleControll.H中, 内部有一记录该函数调用次数的correPISO,当corrPISO小于nCorrPISO, correct()返回true, 执行循环体内部语句, nCorrPISO由fvSolution中的nCorrectors读入, 否则默认为1

```

while (pimple.correct()){
    #include "pEqn"
}

```

接下来的几行代码，实际上在整理动量方程，具体变量对应的数学表达式如下表所示：

变量名	数学表达式	补充说明
$rAU$	$\frac{1}{a_p}$	由该处单元体心速度构成的代数式
$rAUf$	$NA$	$rAU$ 插值到单元面心处
$HbyA$	$\frac{1}{a_p} \left( -\sum_N a_N \langle \bar{u}_{i,N}^n \rangle \right)$	$NA$
$phiHbyA$	$\frac{1}{a_p} \left( -\sum_N a_N \langle \bar{u}_{i,N}^n \rangle + \frac{\langle \bar{u}_{i,P}^0 \rangle}{\Delta t} \right)$	这里代码中乘上密度是保证数学表达式中的量纲一致， 由于在 <b>FVM</b> 中将待求未知量的通量作为中间变量， 因此将 <b>phiHbyA</b> 插值到单元面心处
$phig$	$\frac{1}{a_p} \left( \sigma \kappa \frac{\partial \alpha}{\partial x_i} \cdot \frac{S_f}{ S_f } \mathbf{n}_f + \mathbf{g} \cdot \mathbf{h} \frac{\partial \rho}{\partial x_i} \right)$	将相方程中更新的 <b>rho</b> 和 <b>alpha1</b> 显式离散并插值到单元面心处； 这里需要注意的， <b>of</b> 对压力梯度项和重力项进行如下变换， 统一梯度为算子符，关于该变换 <b>cfdonline</b> 上有专门的讨论 $\nabla p + \rho \mathbf{g} = -\nabla p_{rgh} - \mathbf{g} \cdot \mathbf{h} \nabla \rho$ 其中定义 <b><math>p_{rgh} = p - \rho \mathbf{g} \cdot \mathbf{h}</math></b>

附上一个关于p\_rgh的讨论[链接](#)

```

volScalarField rAU("rAU", 1.0/UEqn.A());
surfaceScalarField rAUf("rAUf", fvc::interpolate(rAU));

volVectorField HbyA("HbyA", U);
HbyA = rAU*UEqn.H();

surfaceScalarField phiHbyA
(
    "phiHbyA",
    (fvc::interpolate(HbyA) & mesh.Sf())
    + fvc::interpolate(rho*rAU)*fvc::ddtCorr(U, phi)
);

adjustPhi(phiHbyA, U, p_rgh);

surfaceScalarField phig
(
    (
        fvc::interpolate(interface.sigmaK())*fvc::snGrad(alpha1)
        - ghf*fvc::snGrad(rho)
    )*rAUf*mesh.magSf()
);
adjustPhi(phiHbyA, U, p_rgh);

surfaceScalarField phig
(

```



```
(
    fvc::interpolate(interface.sigmaK())*fvc::snGrad(alpha1)
    - ghf*fvc::snGrad(rho)
)*rAUf*mesh.magSf()
);
```

自加后的phiHbyA即为式压力泊松方程左侧项，现在万事俱备只欠东风

$$\mathbf{phiHbyA} = \nabla \cdot \left( \frac{1}{na_p} H(\langle \bar{\mathbf{u}} \rangle) \right) \quad (2)$$

```
phiHbyA += phig;
```

等等，在正式计算前，类似相方程对非耦合边界的处理方式，这里也需要对一些特别的边界条件进行修正，这里特指fixedFluxPressure,该边界处的压力梯度受速度边界影响，具体表达式为：

$$\nabla p_{rgh,boundary} = \left( \frac{H(\langle \bar{\mathbf{u}}_i^{n\&0} \rangle)_f - \mathbf{u}_i \cdot \mathbf{S}_f \mathbf{a}_{p,f}}{|\mathbf{S}_f|} \right)_{boundary} \quad (3)$$

```
setSnGrad<fixedFluxPressureFvPatchScalarField>
(
    p_rgh.boundaryField(),
    (
        phiHbyA.boundaryField()
        - (mesh.Sf().boundaryField() & U.boundaryField())
    )/(mesh.magSf().boundaryField()*rAUf.boundaryField())
);
```

下面正式进入压力泊松求解，同样也是一个while循环体，correctNonOrthogonal和前面的pimple.correct()作用相同，关键字为fvSolution中的nNonOrthogonalCorrectors,默认为0，此时while循环体只执行一次

```
while (pimple.correctNonOrthogonal())
{
    //组建压力泊松表达式p_rghEqn, ==为数学表达式中的减号，注意此时未建立方程
    fvScalarMatrix p_rghEqn
    (
        fvm::laplacian(rAUf, p_rgh) == fvc::div(phiHbyA)
    );
    //设置压力参考点，简单来说这里p_rgh的取值可以以空间某点处的压力值作为参考点
```

```

p_rghEqn.setReference(pRefCell, getRefCellValue(p_rgh, pRefCell));

//这里是泊松方程求解的代码本体
p_rghEqn.solve(mesh.solver(p_rgh.select(pimple.finalInnerIter())));
//在循环体的最后一次循环时, 更新面通量 $\phi$ HbyA (压力场完成更新), 更新速度场, 更新速度场的表达式为
    if (pimple.finalNonOrthogonalIter())
    {
        phi = phiHbyA - p_rghEqn.flux();

        p_rgh.relax();

        U = HbyA + rAU*fvc::reconstruct((phig - p_rghEqn.flux())/rAUf);
        U.correctBoundaryConditions();
        fvOptions.correct(U);
    }
}
#include "continuityErrs.H"

```

最后, 利用已更新的P\_rgh更新压力场p, 若存在压力参考点的设置, 则按参考点的pRefValue与实际该点处压力的偏差值, 依次修正p和p\_rgh; 应当注意的是p\_rgh本身是为了统一梯度算子符而引入的变量, 与压力参考点无关, 因此即使在fvSolution/PIMLPE中不设置pReference, p\_rgh变量依然会生成

```

p == p_rgh + rho*gh;

if (p_rgh.needReference())
{
    p += dimensionedScalar
    (
        "p",
        p.dimensions(),
        pRefValue - getRefCellValue(p, pRefCell)
    );
    p_rgh = p - rho*gh;
}
}

//压力泊松方程求解结束, 输出必要的变量, 时间步向前步进...

```

湍流模拟的控制方程在此暂未展开讨论, 至此IHFOAM求解主体流程结束

最后感谢前辈们的文章提供的极大帮助, 这里一并附上

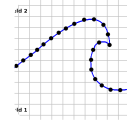
大于治水

[www.zhihu.com/column/haidong](https://www.zhihu.com/column/haidong)



interFoam解析

[dyfluid.com/interFoam.html](https://dyfluid.com/interFoam.html)



有所思

[www.zhihu.com/column/whataphd](https://www.zhihu.com/column/whataphd)



以上