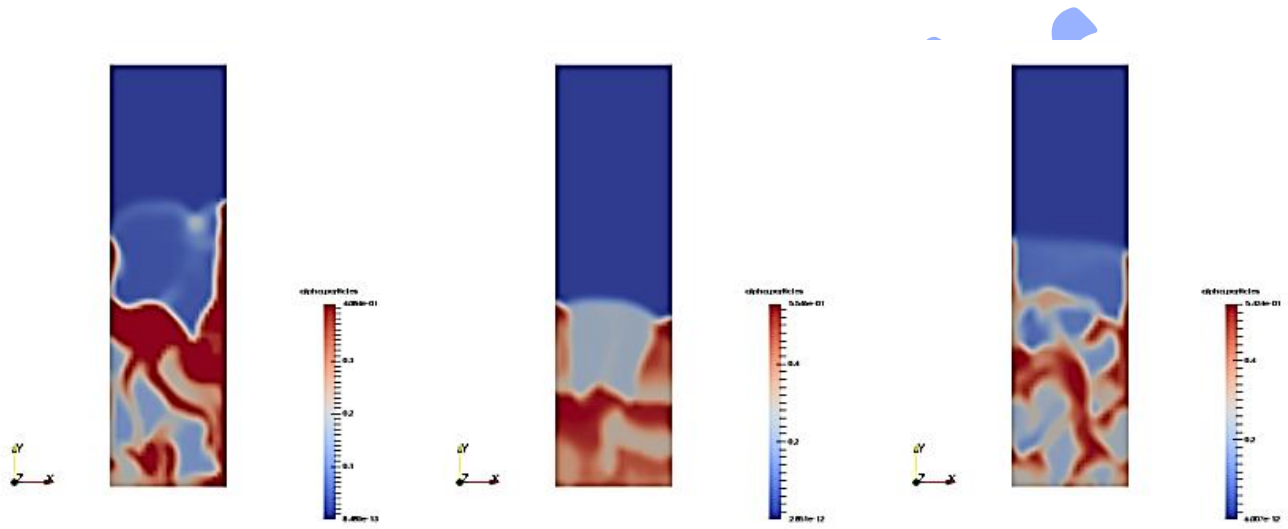


آموزش استفاده از حلگر **twoPhaseEulerFoam** به همراه مقایسه مدل های درگ مختلف اپن فوم به زبان فارسی



(a) Syamlal-O'Brien

(b) Schiller-Naumann

(c) Wen-Yu

novin

## معرفی

این آموزش توضیح میدهد که چگونه یک کیس را با مدل چند فازی اولری-اولری و با استفاده از حلگر twoPhaseEulerFoam حل کنیم. شبیه سازی ای که در این آموزش باید انجام گیرد، جریان سیال-جامد در یک مبدل انرژی به صورت بستر سیال است. یک شبیه سازی مشابه هم به وسیله نرم افزار تجاری انسیس فلونت انجام گرفته است و در واقع هدف از این پروژه مقایسه نتایج بدست آمده از دو نرم افزار است. بستر سیال یک ستون دو بعدی با ارتفاع ۱m عرض ۰/۲۸ m و ضامت ۰/۰۲۵ m متر است. فاز گاز از طریق یک صفحه توزیع کننده به زیر کانال دمیده میشود. ارتفاع بستر استاتیک با کسر حجمی جامد برابر با ۰/۶۰، برابر با ۰/۴ متر است. شکل ۱ هندسه ابتدایی و شماره گذاری نقاط را در بخش مش نشان میدهد. پارامترهایی که در تنظیمات مورد استفاده قرار میگیرند، در جدول ۱ داده شده اند. مدل های درگ استفاده شده مدل های Wen-Yu، Schiller-Naumann و Syamlal-O'Brien.

جدول ۱: پارامترهای استفاده شده در شبیه سازی

Parameter	- Value
Solid density	- 2500 kg/m <sup>3</sup>
Gas density	- 1.225 kg/m <sup>3</sup>
Solid diameter	- 275 μm
Initial solid volume fraction	- 40%
Superficial gas velocity	- 0.46m/s
Static bed height	- 0.4m
Maximum solid packing	- 62%
Lift forces	- Negligible

## ۲- تئوری

## ۲-۱- معادلات حاکم

برای مدلسازی عددی جریان های چندفازی روش های متفاوتی وجود دارد: شبیه سازی عددی مستقیم (DNS)، مدلسازی لاگرانژی (LPT) و مدلسازی چند سیاله. در اینجا از روش چند سیاله استفاده شده است که در آن هر دو فاز به صورت فازهای پیوسته و در هم نفوذ کننده رفتار میکنند. بنابراین فازها از معادلات مومنتوم و پیوستگی یکسانی استفاده میکنند. در زیر معادلات حاکم که پایه و اساس شبیه سازی هستند آمده اند. معادله پیوستگی به صورت زیر است:

معادله پیوستگی:



## ۲-۲- مدل های درگ

نیروی درگ معمولا با رابطه زیر محاسبه میگردد:

$$F_D = \frac{1}{2} C_D \rho_f A |V_r| V_r \quad (3)$$

که در اینجا  $C_D$  ضریب درگ است.  $\rho_f$  چگالی سیال است،  $A$  سطح تصویر شده پارتیکل و  $V_r$  سرعت نسبی مابین فازها است. ضرایب درگ در هر مدل درگ به صورت متفاوت تعریف شده است. برای مدل درگ Syamlal-O'Brien ضریب درگ به صورت زیر داده میشود:

$$C_D = \left( 0.63 + \frac{4.8}{\sqrt{\frac{Re}{V_r}}} \right)^2 \quad (4)$$

که در اینجا  $Re$  عدد رینولدز فاز جامد است. سرعت نسبی و ضرایب که در این فوم اعمال شده اند به صورت زیر هستند:

$$V_r = 0.5 \left( A - 0.06Re + \sqrt{(0.06Re)^2 + 0.12Re(2B - A) + A^2} \right) \quad (5)$$

$$A = \alpha_p^{4.14} \quad (6)$$

$$B = 0.8\alpha_p^{1.28} \text{ if } \alpha_p \leq 0.85 \quad (7)$$

$$B = \alpha_p^{2.65} \text{ if } \alpha_p > 0.85 \quad (8)$$

که در اینجا  $\alpha_p$  کسر فازی جامد است (که در کد این فوم با اندیس ۲ نشان داده شده است). مدل درگ شیلر-نومان (Schiller-Naumann) به صورت زیر تعریف میشود:

$$C_D = \frac{24}{Re} (1 + 0.15Re^{0.687}) \quad (9)$$

و مدل درگ ون-یو (Wen-Yu) به صورت زیر تعریف میشود:

$$C_D = \frac{24}{Re} (1 + 0.15Re^{0.687}) (1 - \alpha_f)^{-1.7} \quad (10)$$

برای اعداد رینولدز بزرگتر از ۱۰۰۰، ضریب درگ تقریباً ثابت و برابر با  $C_D = 0.44$ .

**نکته طلایی:** از شبیه سازی های انجام گرفته توسط پژوهشگران پیشین در نرم افزارهای تجاری این نکته بدست آمده است که مدل های درگ Syamlal-O'Brien و Wen-Yu برای شبیه سازی های سیال-جامد مانند کیس حاضر مناسب می باشند. در حالی که مدل درگ Schiller-Naumann برای شبیه سازی های سیال-گاز (مانند جریان حبابی) مناسب می باشند. بنابراین در این کیس ما انتظار داریم که مدل های درگ Syamlal-O'Brien و Wen-Yu نتایج یکسانی داشته باشند و نتایج مدل Schiller-Naumann با این دو مدل متفاوت باشد.

### ۳- پیش پردازش

این قسمت گام های ضروری مورد استفاده برای اجرای کیس twoPhaseEulerFoam را پوشش میدهد. همچنین نشان میدهد که چگونه پارامترهایی که در جدول ۱ آمده است و همچنین مدل نیروی درگ را تغییر دهیم.

### ۳-۱- شروع کار شبیه سازی

توتوریال twoPhaseEulerFoam را برای شبیه سازی بستر سیال در پوشه run کپی کنید. دو کیس نمونه برای بستر سیال وجود دارد، یک کیس نمونه برای جریان آرام و یک کیس برای مدل RAS. در اینجا کیس RAS در نظر گرفته شده است.

```
cp -r $FOAM_TUTORIALS/multiphase/twoPhaseEulerFoam/RAS/fluidisedBed $FOAM_RUN
cd $FOAM_RUN/fluidisedBed
```

ساختار فایل های موجود در این کیس شبیه توتوریال های دیگر این فوم است که در آنها در پوشه کیس یا مساله پوشه های /0 و /Constant وجود دارد.

### ۳-۲- مش

مش باید در پوشه constant/polyMesh/blockMeshDict باز تعریف شود تا به هندسه دلخواه که مد نظر ماست برسد. سایز سلول ها به گونه ای انتخاب شده است که حدود ۳۰ برابر سایز قطر پارتیکل ها باشد، سپس این اندازه تا مقدار سایز یکسان 10mm کاهش می یابد. پیچ ها یا مرزهای ورودی و خروجی ثابت دست نخورده باقی می مانند. شماره گذاری نقاط مطابق با شکل ۱ است. اگر یک مش ریزتر باید استفاده شود، مهم است که سایز حجم کنترل از قطر پارتیکل ها کوچکتر نباشد. در یک حجم کنترل کوچکتر از قطر پارتیکل، پارتیکل باید کل حجم کنترل را پوشش دهد ( $\alpha_p = 1$ ) و در این سلول تعامل بین پارتیکل ها غیر ممکن خواهد بود. این قضیه همچنین میزان کسر حجمی بحرانی پارتیکل های جامد را تعیین میکند که این مقدار باید ۶۲٪ باشد یا به عبارتی  $\alpha_p \leq 0.62$ . عموماً ماکزیمم کسر حجمی جامد نباید بالاتر از ۶۳٪ باشد زیرا که سیال خیلی چگال خواهد شد و احتمال انعقاد (collisions) بین پارتیکل ها بینهایت خواهد شد.

vertices

```
(  
    (0 0 0)  
    (0.28 0 0)  
    (0.28 1 0)  
    (0 1 0)  
    (0 0 0.025)  
    (0.28 0 0.025)  
    (0.28 1 0.025)  
    (0 1 0.025)  
);  
blocks  
(  
    hex (0 1 2 3 4 5 6 7) (28 100 1) simpleGrading (1 1 1)  
);
```

اکنون میتوانید به پوشه کیس حاضر بروید و دستور `blockMesh` را اجرا کنید.

### ۳-۳- شرایط مرزی و شرایط اولیه

#### تعریف ارتفاع بستر استاتیک

ارتفاع بستر استاتیک در `system/setFieldsDict` میتواند تعریف گردد. در اینجا کسر حجمی  $\alpha$  برای هر قسمت از بستر سیال میتواند تعریف گردد. تنظیمات پیشفرض به صورت  $\alpha_{air} = 1$  است، به جز برای قسمت پایینی که تحت نام `regions` داده های جدیدی میگیرد. ارتفاع بستر استاتیک برابر با  $0.4m$  در نظر گرفته شده است با کسر حجمی جامد برابر با  $40\%$ .