

به نام خدا



*Market Code*

# تحلیل هیدرودینامیک دوفازی (سطح آزاد) برای شناورهای سطحی و مقایسه تطبیقی دقت مدل Flow3D

 دانشگاه صنعتی شریف	علی سیف‌اللهی: کارشناسی ارشد، مهندسی مکانیک	تهییه کننده مستند:
	۱۳۹۴/۰۲/۱۶	تاریخ تنظیم:

در حل مسائل به روش دینامیک سیالات محاسباتی عموماً بخش بسیار مهم و زمانبری از کار به فرایند تولید شبکه‌بندی دقیق و منطبق با روش حل اختصاص خواهد یافت. دقیق نتایج حاصله و استفاده از روش‌های مختلف مدل‌سازی نیز به شدت وابسته به شبکه‌بندی ارائه شده است. در پژوهش حاضر برای دستیابی به نیروهای هیدرودینامیک یک شناور رزمی از یک مدل سه‌بعدی جریان سیال دارای سطح آزاد استفاده شده است. برای اجرای این مدل از شبکه‌بندی منظم متعامد استفاده شده که فرایند تولید شبکه را به مقدار قابل توجهی کاهش می‌دهد. این شبکه برای یک شناور رزمی تحقیقاتی بین‌المللی که نتایج تست آن موجود است اجرا شده و پس از آن با استفاده از **مدل هیدرودینامیکی نرم‌افزار Flow3d** در سرعت‌های مختلف، مدل‌سازی جریان پیرامون این شناور صورت گرفته و نتایج آن با داده‌های تست حوضچه کشش این شناور، تطبیق داده شده است و با استفاده از این چرخه و تکرار آن به پارامترهای بهینه مدل‌سازی، شبکه متناسب برای مدل و دقیق بالای نتایج، دست یافته‌ایم.

نکته کلیدی در روند انجام این پژوهش، آموزشی بودن آن است به طوری که روند اجرا به طور کامل در آن شرح داده شده و می‌توان از آن به عنوان یک خودآموز سود جست، ضمن اینکه قابلیت تکرار این حل با شبکه‌بندی و مدل موجود برای شناورهای دیگر در این ابعاد نیز در کمترین زمان ممکن فراهم گردیده است.

**کلمات کلیدی:** هیدرودینامیک، دوفازی، سطح آزاد، شناور، تست مدل Flow3D

## فهرست

### فصل ۱

۱ .....	۱-۱- مقدمه
۲ .....	۲-۱- معادلات حاکم
۲ .....	۱-۲-۱- سیستمهای مختصات
۳ .....	۲-۲-۱- روش VOF
۴ .....	۳-۲-۱- روش FAVOR
۴ .....	۴-۲-۱- معادله پیوستگی
۶ .....	۵-۲-۱- معادلات مومنتم
۸ .....	۳-۱- تنش برشی دیواره
۹ .....	۴-۱- ارزیابی لزجت
۱۰ .....	۱-۵- سطوح مشترک سیال و سطوح آزاد
۱۱ .....	۱-۶- معادله انرژی سیال
۱۱ .....	۱-۷- روابط ورود هوا

### فصل ۲

۱۳ .....	۱-۱-۲- مقدمه
۱۳ .....	۲-۲- جریان آشفته
۱۴ .....	۳-۲-۱- مدلهای حل آشفته
۱۴ .....	۱-۳-۲- معادلات ناویر استوکس متوسط گیری شده زمانی (RANS)
۱۶ .....	۲-۳-۲- فرضیه بوزینسک
۱۷ .....	۳-۳-۲- انواع مدلهای آشفته
۱۸ .....	۱-۳-۳-۲- مدلهای صفر معادلهای
۱۸ .....	۲-۳-۳-۲- مدلهای یک معادلهای
۱۹ .....	۳-۳-۳-۲- مدلهای دو معادلهای
۱۹ .....	۴-۳-۳-۲- مدلهای دارای معادله تنش
۲۰ .....	۵-۳-۳-۲- مدلهای شبیهسازی گردابهای بزرگ
۲۰ .....	۴-۳-۲-۱- مدلهای آشفته مورد استفاده در FLOW-3D
۲۰ .....	۱-۴-۳-۲- مدل طول اختلاط پرانتل

۲۲	۲-۴-۳-۲- مدل‌های انتقال آشفتگی
۲۶	۳-۴-۳-۲- مدل شبیه‌سازی گردابههای بزرگ
۲۷	۴-۴-۳-۲- شرایط مرزی آشفته

### فصل ۳

۲۹	۱-۱-۳- مقدمه
۲۹	۲-۲-۳- ورود به محیط برنامه FLOW-3D
۳۰	۳-۲-۳- نام‌گذاری منوهای برنامه FLOW-3D
۳۳	۴-۴-۳- ایجاد یک پروژه جدید در نرمافزار FLOW-3D
۳۶	۵-۵-۳- تعریف مشخصات مدل مورد نظر برای شبیه‌سازی
۳۶	۱-۱-۵-۳- زبانه General
۳۷	۱-۱-۵-۳- زمان شبیه‌سازی
۳۹	۲-۱-۵-۳- انتخاب سیستم آحاد
۴۰	۳-۱-۵-۳- تعداد هسته‌های پردازنده در گیر در شبیه‌سازی
۴۰	۲-۵-۳- زبانه Physics
۴۸	۳-۵-۳- زبانه Fluids
۵۱	۴-۵-۳- زبانه Meshing & Geometry
۵۳	۱-۴-۵-۳- روش کار با زبانه Meshing and Geometry
۵۴	۲-۴-۵-۳- ایجاد شبکه حل
۶۰	۳-۴-۵-۳- تعریف شرایط مرزی
۶۶	۵-۵-۳- زبانه Output
۶۸	۶-۵-۳- زبانه Numerics
۶۹	۶-۳- اجرای شبیه‌سازی
۷۲	۷-۳- مشاهده نتایج
۷۴	۷-۳- نحوه تولید خروجی در Probe
۷۵	۱-۱-۷-۳- تولید خروجی با استفاده از گزینه General history

### فصل ۴

۷۶	۱-۱-۴- مقدمه و شرح موضوع
۷۶	۱-۱-۴- اهمیت و جایگاه CFD در طراحی شناورها

۷۷	۲-۱-۴- موضوع و هدف این پژوهش
۷۸	۲-۲-۴- مراحل شبیه سازی
۷۸	۱-۲-۴- آماده سازی و ورود هندسه به مدل
۸۰	۲-۲-۴- سرعت های انتخابی
۸۱	۳-۲-۴- دامنه حل و شبکه بندی
۸۲	۱-۳-۲-۴- شبکه بندی
۸۴	۴-۲-۴- تعریف مساله به مدل
۸۴	۱-۴-۲-۴- بخش Model Setup-General
۸۵	۲-۴-۲-۴- بخش Model Setup-Physics
۸۶	۳-۴-۲-۴- بخش Model Setup-Fluids
۸۶	۴-۴-۲-۴- بخش Model Setup-Meshing and Geometry
۸۸	۵-۴-۲-۴- بخش Model Setup-Output
۸۸	۶-۴-۲-۴- بخش Model Setup-Numerics
۸۹	۵-۲-۴- اجرای شبیه سازی

## فصل ۵

۹۰	۱-۵- مشاهده نتایج
۹۲	۲-۵- خروجی کانتورهای سرعت و فشار
۹۶	۳-۵- نتایج و مقایسه نیروها
۹۶	۱-۳-۵- مقدمه
۹۷	۲-۳-۵- نمودارهای همگرایی نیروها و مقایسه نتایج
۱۰۱	۴-۵- نتیجه گیری و توضیحات پایانی
۸۷	۵-۵- توضیحات مدارک پیوست

## فصل ۱:

### مبانی نظری

#### ۱-۱- مقدمه

مدل Flow-3d یکی از مدل های بسیار قوی در زمینه دینامیک سیالات است که توسعه و پشتیبانی آن توسط Flow Science, Inc صورت گرفته است. اخیراً این مدل توانسته در تحقیفات و صنعت کاربرد زیادی پیدا کند. این مدل قابلیت تحلیل سه بعدی میدان جریان را دارد و محدوده کاربردی بسیار وسیعی را در مسائل مربوط به سیالات دارد. معادلات حاکم در این مدل، معادلات ناویراستوکس و معادله بقای جرم است و برای حل آشافتگی نیز از پنج روش مختلف استفاده می شود.

مدل FLOW-3D شامل الگوهای فیزیکی بسیاری از جمله آبهای کم عمق، لزجت، کاویتاسیون، آشافتگی، محیط‌های متخلخل و غیره است. این مدل در زمینه‌هایی چون ریخته‌گری، مهندسی فرآیند، هیدرولیک، محیط زیست، هواشناسی، علوم دریایی، نفت، گاز و غیره کاربرد دارد.

شبکه حل در این مدل متشکل از سلول‌های مکعب مستطیلی است. شاید این نوع شبکه در نگاه اول به عنوان یک محدودیت مطرح شود. در صورتی که، اولاً به دلیل تولید آسان این نوع شبکه، نظم مناسب و نیاز به حافظه کمتر در آن و ثانیاً به دلیل بکارگیری دو ابزار مفید VOF و FAVOR در مدل FLOW-3D، شبکه حل به فرم مذکور یک مزیت خواهد بود.

به دلیل قابلیت‌هایی که مدل FLOW-3D در زمینه شبیه‌سازی‌های هیدرولیکی، توانایی در استفاده از روش حجم سیال یا VOF در مدل کردن جریانهای با سطح آزاد است که مسائل موجود در روش‌های قبلی (روش‌های مبتنی بر آزمون و خط) را بطرف کرده است.

در این فصل به شرح تئوری بکار گرفته شده در مدل FLOW-3D پرداخته می شود. روابط مورد استفاده در این

فصل شامل پارامترهای اضافی نسبت به فرم معمولی اشان است. دلیل این تفاوت، اعمال عبارت‌های مربوط به تکنیک‌های VOF و FAVOR در روابط است.

در انتهای فصل، شرح مختصری از تئوری مدل‌های کمکی مورد استفاده در FLOW-3D برای شبیه‌سازی پدیده‌های هیدرولیکی نیز ارائه شده است. به دلیل اهمیت مدل‌های آشفتگی، مباحث تئوری مربوط به آن‌ها، به صورت مجزا، در فصل دوم ارائه شده است.

## ۲-۱- معادلات حاکم

قبل از معرفی معادلات حاکم در مدل FLOW-3D، ابتدا بهتر است سیستم‌های مختصات موجود در این مدل و روش‌های VOF و FAVOR معرفی شوند.

## ۱-۲- سیستم‌های مختصات

معادلات دیفرانسیلی که در مدل FLOW-3D باید مورد حل قرار بگیرند، می‌توانند در هر دو قالب مختصات کارتزین ( $x, y, z$ ) و استوانه‌ای ( $r, \Theta, z$ ) نوشته شوند. فرم استوانه‌ای دارای عبارت‌های اضافی است که این عبارت‌ها دارای یک ضریب بنام  $\kappa$  باشد مختصات مربوط به هندسه کارتزین است و وقتی  $\kappa = 1$  است هندسه استوانه‌ای حاصل می‌شود. در مختصات استوانه‌ای، مختصات  $x$  بجای امتدادشعاعی تعبیر می‌شود، مختصات  $y$  به مختصات زاویه‌ای انتقال داده می‌شود و  $z$  مختصات محوری است. تمام معادلات با تابع تخلخل مساحت و حجم فرموله می‌شوند. این روش فرموله کردن که به روش FAVOR (روش نماینده کسر مساحت-حجم مانع) نامیده می‌شود برای مدلسازی هندسه‌های پیچیده استفاده می‌شود. تابع تخلخل همچنین برای بیان برخی ساده‌سازی‌ها در مشخصات سطوح آزاد و شرایط مرزی دیوار استفاده می‌شوند.

به طور کلی در FLOW-3D کسرهای مساحت و حجم مستقل از زمان هستند. اما زمانیکه با مدل مowanع متحرک

روبرو هستیم، ممکن است این کمیت‌ها با زمان تغییر کنند.

## ۲-۲-۱ روش VOF

روش‌های VOF و FAVOR مثالهایی از روش‌های جز حجمی هستند. در این روش‌ها، ناحیه‌ای که باید مدل شود، ابتدا به شبکه‌ای از المان‌های کوچکتر و یا حجم کنترل‌هایی تقسیم می‌شود. برای المان‌های حاوی سیال، مقادیر عددی برای هر کدام از متغیرهای جریان نظری فشار، دما و سرعت در داخل آن‌ها نگهداشته می‌شود. معمولاً این مقادیر نشانگر میانگین حجمی مقادیر در هر المان هستند.

زمانیکه جریان دارای سطح آزاد است، تمام سلول‌ها پر از سیال نیستند و تعدادی از سلول‌ها که در سطح جریان قرار دارند، نیمه پر هستند. روش مناسب برای نشان دادن وضعیت سلول‌ها این است که کمیتی به نام  $F$ ، که بیانگر جزئی از سلول است که توسط سیال پر شده است، تعریف شود. این کمیت تابع حجم سیال (Volume of fluid) نامیده می‌شود.

با دانستن مقادیر  $F$ ، می‌توان محل سطح آزاد و زاویه آن را در میان سلول‌های میدان حل مشخص کرد. این عمل با کنترل کردن مقدار سیال در سلول‌های مجاور انجام‌پذیر است. بخش عمده سیال در داخل یک سلول سطحی به سلول مجاور با سیال بیشتر نزدیک است.

بعد از تعیین موقعیت و زاویه سطح جریان، اعمال شرایط مرزی مناسب در سطح جریان برای محاسبه حرکت سیال مقدور خواهد بود. با حرکت سیال، مقادیر  $F$  نیز با آن حرکت می‌کنند. سطوح آزاد به طور اتوماتیک با حرکت سیال در داخل یک شبکه ثابت رصد می‌شود. البته این فرآیند باید به گونه‌ای باشد که پله‌ای بودن تابع  $F$  حفظ شود.

مزیت بزرگ روش VOF این است که سیال در داخل یک شبکه ثابت جریان دارد و هیچگونه تغییر شکل و جایجایی شبکه وجود ندارد. همچنین توده‌های سیال می‌توانند بر اساس اثر نیروها با هم مخلوط یا از هم جدا شوند بدون اینکه منطق خاصی برای تعیین سطوح مشترک نیاز باشد. این ویژگی‌ها باعث می‌شود تا روش VOF

در مدلسازی فرآیندهای با تر و خشکشدن متناوب، نظیر موج در سواجل یا امواج جزر و مدی، روش مناسب-تری باشد.

### ۳-۲-۱ FAVOR روش

روش FAVOR یکی از فنون جز حجمی است که برای تعیین هندسه بکار برده می‌شود. همان‌طور که جز حجمی سیال در داخل هر سلول شبکه برای تعیین موقعیت سطح سیال بکار برده می‌شود، یک کمیت جز حجمی دیگر نیز می‌تواند برای تعیین سطح بدنهٔ صلب استفاده شود. از طرفی، این کمیت می‌تواند در مشخص کردن حجمی از سلول که توسط بدنهٔ صلب اشغال نشده‌است ( $V_f$ ) نیز استفاده شود. زمانیکه، در هر سول، حجم اشغال شده توسط بدنهٔ صلب مشخص باشد با روشهای مشابه روش VOF می‌توان مرز صلب را داخل شبکه ثابت مشخص کرد. این مرز برای تعیین شرایط مرزی دیواره که جریان باید از آن تبعیت کند، بکار برده می‌شود. از آنجا که هندسهٔ مجرای یک جریان ثابت است لذا جز حجمی  $V_f$  و جز سطحی  $A_f$  در طول مدلسازی تغییر نمی‌کند. زمانیکه دو روش VOF و FAVOR با هم ترکیب می‌شوند، جز حجمی سیال،  $F$ ، به عنوان بخشی از جز خالی سلول ( $V_f$ ) که توسط بدنهٔ صلب اشغال نشده‌است تعریف می‌شود، لذا اگر حجم یک سلول برابر  $\Gamma$  ( $FV_f$ ) نه  $(F)\Gamma$ .

### ۴-۲-۱ معادله پیوستگی

به‌طور کلی، معادله پیوستگی جرم به‌صورت زیر است:

$$V_F + \frac{\partial \rho}{\partial t} + \frac{\partial}{\partial X} (\rho u A_x) + R \frac{\partial}{\partial y} (\rho A_y) + \frac{\partial}{\partial z} (\rho w A_z) + \xi \frac{\rho u A_x}{X} = R_{DIF+} R_{SOR} \quad (1-1)$$

که  $V_f$  کسر حجمی جریان،  $\rho$  دانسیته سیال،  $R_{DIF}$  عبارت پخش آشفتگی و  $R_{SOR}$  منبع جرم هستند. اجزا

سرعت  $(u, v, w)$  در جهات  $(x, y, z)$  یا  $(r, \Theta, z)$  هستند.  $A_x, A_y$  و  $A_z$  برابر کسرهای سطحی برای جریان در جهت-های  $x$  و  $y$  و  $z$  است و مقدار ضریب  $R$  بستگی به نوع سیستم مختصات دارد. وقتی که مختصات استوانه‌ای استفاده شود مشتقات  $y$  باید به مشتقات قطبی تبدیل شود:

$$\frac{\partial}{\partial y} = \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial \theta} \quad (2-1)$$

این تبدیل با استفاده از معادله زیر صورت می‌گیرد:

$$\frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial \theta} = \frac{r_m}{r} \frac{\partial}{\partial y} \quad (3-1)$$

به طوریکه  $y = r_m \theta$  و  $r_m$  برابر شعاع مرجع ثابت است.

انتقالی که با معادله بالا نشان داده شده بسیار راحت و آسان است، برای اینکه برای انجام آن فقط ضرب  $R = r_m/r$  روی هر مشتق  $y$  در معادلات کارتزینی اصل انجام می‌شود. در مختصات کارتزین،  $R$  برابر ۱ و  $\frac{\partial}{\partial y}$  برابر صفر است. در مختصات استوانه‌ای  $\frac{\partial}{\partial y}$  برابر ۱ است.

عبارت اول در طرف راست معادله پیوستگی جرم برابر با عبارت پخش آشفتگی است:

$$R_{DIF} = \frac{\partial}{\partial x} \left( v_\rho A_x \frac{\partial \rho}{\partial x} \right) + R \frac{\partial}{\partial y} \left( v_\rho A_y R \frac{\partial}{\partial y} \right) + \frac{\partial}{\partial z} \left( v_\rho A_z \frac{\partial}{\partial z} \right) + \xi \frac{\rho v_\rho A_x}{X} \quad (4-1)$$

به طوریکه ضریب  $v_\rho \mu / \rho$  است که  $\mu$  برابر ضریب پخش مومنتم (لزجت) و  $C_p$  یک ثابت است که معکوس آن مربوط به عدد آشفتگی اشمتیت است. این نوع پخش جرم تنها برای فرآیندهای اختلاط آشفتگی در سیالاتی که دارای گرادیان غیریکنواخت چگالی هستند، کاربر دارند. عبارت آخری در سمت راست معادله پیوستگی جرم،  $R_{SOR}$ ، عبارت به دانسیته است که به عنوان مثال برای مدلسازی تزریق جرم از خلل و فرج یک