

## بررسی تأثیر فشار محصور‌کننده در تولید ماسه از مخازن هیدروکربوری با استفاده از روش المان مجزا

مصطفی سیدآتشی<sup>۱</sup>؛ کامران گشتاسبی<sup>۲\*</sup>؛ روح الله بصیرت<sup>۳</sup>

۱- کارشناس ارشد مکانیک سنگ، دانشگاه تربیت مدرس

۲- عضو هیئت‌علمی دانشگاه تربیت مدرس، دانشکده فنی، گروه مهندسی مکانیک سنگ

۳- دانشجوی دکترای مکانیک سنگ، دانشگاه تربیت مدرس

پذیرش: ۱۳۹۵/۰۵

دریافت: ۱۳۹۵/۱۲

چکیده

کشور ایران دارای اولین ذخایر گاز و چهارمین ذخایر نفتی دنیا است که بخش اعظمی از آن‌ها در مخازن ماسه‌سنگی قرار دارد. در ایران میدان‌هایی مانند منصوری، اهواز و رگ سفید از نظر تولید ماسه نسبت به مخازن دیگر مشکل بیشتری دارند که بررسی آن‌ها از این جهت اهمیت دارند.

معضل تولید ماسه به عنوان یکی از چالش‌های اساسی سالیان متمادی فکر و اندیشه محققین زیادی را به خود مغطوف داشته و در همین راستا تکنیک‌های بسیاری وارد بازار شده و رشد تکاملی قابل ملاحظه‌ای داشته‌اند. با استفاده از این روش‌ها، تأثیر پارامترهای مختلف بر تولید ماسه بررسی می‌شود. یکی از پارامترهای مؤثر، فشار محصور‌کننده و به عبارت دیگر فشار جانبی زمین بر تولید ماسه است. در این مقاله با استفاده از روش اجزای مجزا در نرم‌افزار  $PFC^{3D}$ ، تأثیر این پارامتر بررسی شده است. نتایج نشان دادند با افزایش تنش محصور‌کننده، تولید ماسه افزایش پیدا می‌کند.

واژگان کلیدی

تولید ماسه، روش المان مجزا، فشار محصور‌کننده، نرم‌افزار  $PFC^{3D}$ ، جریان سیال

## ۲- روش المان مجزا در $PFC^{3D}$

در  $PFC^{3D}$  جابجایی‌ها و واکنش متقابل مجموعه‌ی ذرات صلب کروی با استفاده از روش المان مجزا (DEM) مدل می‌شوند. ازین‌رو جابجایی‌ها و چرخش‌های محدود اجسام گستته و جداسدگی کامل را ممکن می‌سازد و بهطور خودکار اتصالات جدید را با فرآیندهای محاسباتی، مشخص می‌کند. می‌توان  $PFC^{3D}$  را به دلیل محدودیت استفاده از ذرات کروی

صلب به عنوان اجرای ساده‌شده‌ای از DEM در نظر گرفت.

محاسبات انجام‌شده در DEM بین کاربرد قانون دوم نیوتون در مورد ذرات و قانون نیرو-جابجایی در اتصالات ارتباط ایجاد می‌کند. قانون دوم نیوتون برای تعیین حرکت هر ذره ناشی از اتصال و نیروهای عمل‌گر روی آن بکار می‌رود، درحالی‌که قانون نیرو-جابجایی برای به هنگام سازی نیروهای تماسی حاصل از حرکت نسبی در هر اتصال بکار گرفته شده است.

## ۱-۱- مدل جریان ذره‌ای $PFC^{3D}$

عموماً جریان ذره‌ای، رفتار مکانیکی یک سیستم متخلک از مجموعه‌ی ذرات با شکل دلخواه را شبیه‌سازی می‌کند. مدل جریان ذره‌ای در  $PFC^{3D}$  شامل فرضیات زیر است [۶]:

(۱) ذرات مانند اجسام سخت رفتار می‌کنند.

(۲) اتصالات در طول یک ناحیه کوچک روی می‌دهند (مثلاً در یک نقطه).

(۳) زمانی که ذرات در نقاط اتصال همپوشانی دارند، رفتار در اتصالات از یک پیوند اتصالی سست پیروی می‌کند.

(۴) اتصال حاصل از همپوشانی ذرات به نیروی تماسی وابسته است که با کوچک‌تر شدن ذرات این اتصال قوی‌تر می‌شود.

(۵) پیوندها در تماس بین ذرات ایجاد می‌شوند.

(۶) تمامی ذرات کروی هستند که با مجموعه‌ی از ذرات می‌توان شکل دلخواه را ایجاد کرد.

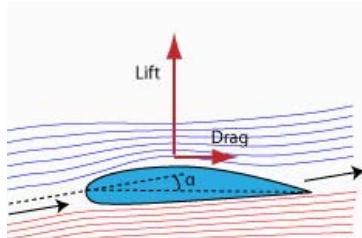
فرضیه صلیبت تا زمانی مناسب است که، اغلب تغییر شکل‌های ایجادشده از طریق بروز جابجایی‌ها در امتداد پیوندهای بین ذرات باشد. تغییرشکل مجموعه‌ی از ذرات مترکم شده یا مجموعه‌ی از ذرات دانه‌ای منفصل مثل شن عمدها با توجه به این فرضیه به خوبی تشریح می‌شود. زیرا تغییرشکل عموماً از لغزش و چرخش ذراتی با پیکره صلب و بازشگی و به هم‌پیوستگی در اتصالات نتیجه می‌شود نه از تغییرشکل ذرات

## ۱- مقدمه

حفاری چاه و تولید نفت در مخازن ماسه‌سنگی ضعیف، ممکن است با تولید ماسه همراه باشد، این پدیده همه‌ساله هزینه‌های هنگفتی را به صنعت نفت و گاز وارد می‌کند. بررسی‌ها نشان می‌دهند که عوامل زیادی بر شکست و جدا شدن دانه‌های ماسه از سنگ مخزن تأثیر می‌گذارند. یکی از این عوامل فشار محصور کننده می‌باشد. از طرفی ترکیب دو فرایند هیدرودینامیکی و ژئومکانیکی در مکانیزم شکست، فرسایش سنگ و انتقال دانه‌ها به صورت همزمان باعث شده که پیش‌بینی روند ماسه دهی بسیار پیچیده شود. یکی از روش‌های بررسی مکانیزم تولید ماسه در چاه، مدل‌سازی عددی سنگ مخزن همراه با جریان سیال با حل معادلات تلفیقی سیال و سنگ است.

تاکنون در این زمینه تحقیقات متعددی در جهان صورت گرفته است. از اولین پژوهش‌ها در این زمینه می‌توان به مطالعات تیکسر و همکاران در سال ۱۹۷۳ اشاره کرد که مدلی برای پیش‌بینی تولید ماسه ارائه کردند [۱]. این مدل تنها به یک پارامتر عمق وابسته است. بر اساس این مدل تولید ماسه در عمق ۱۲۰۰۰ فوت اتفاق می‌افتد. Vardoulakis و Stavropoulou در سال ۱۹۹۵ با بررسی جنبه‌های هیدرومکانیکی تولید ماسه، یک مدل ریاضی ارائه کردند [۲]. مدل ارائه شده به جریان یک بعدی سیال محدود است. نوری و وزیری در سال ۲۰۰۴ با استفاده از یک سری روش‌های عددی و آزمایشگاهی تولید ماسه را پیش‌بینی کردند [۳].

Isehunwa و همکاران در سال ۲۰۱۰ مکانیزم شکست ماسه و پارامترهای ماسه دهی در مخزن نفت دلتا نیجریه را مورد بررسی قراردادند [۴]. نتایج تحقیق آن‌ها نشان داد که در مکانیزم شکست ماسه، چسبندگی پارامتر مهمی است. یونسی و رسولی در سال ۲۰۱۲ مکانیزم ماسه دهی را تحت شرایط تنش سه محوره واقعی (TTSC) در آزمایشگاه شبیه‌سازی کرد و اثر تنش‌های مختلف را روی میزان تولید ماسه و شکل منطقه تخریب حاصل از ماسه‌دهی بررسی کردند [۵]. آن‌ها دریافتند که هندسه منطقه تخریب براثر ماسه‌دهی پیرامون حفره، ارتباط مستقیمی با اختلاف و اندازه تنش‌های جانبی دارد.



شکل ۱: نیروهای واردشده از طرف سیال به ذرات محیط  
نیروی درگ اعمال شده به هر ذره برابر است:

$$\vec{f}_{drag} = \frac{4}{3}\pi r^3 \frac{\vec{f}_b}{(1-\epsilon)} \quad (1)$$

که در آن  $r$  شعاع ذرات و  $\vec{f}_b$  نیروی حجمی وارد بر واحد حجم ذرات در المان سیال است.

که به صورت رابطه ۲ تعریف می‌شود:

$$\vec{f}_b = \beta \vec{U} \quad (2)$$

که در آن  $\beta$  یک ضریب و  $\vec{U}$  سرعت نسبی سیال بین ذرات به طور متوسط است که به صورت رابطه ۳ تعریف می‌شود.

$$\vec{U} = \bar{\vec{u}} - \vec{v} \quad (3)$$

که در آن  $\bar{\vec{u}}$  سرعت سیال و  $\vec{v}$  سرعت متوسط تمام ذرات موجود در المان مایع است.

### ۳- مدل سازی سه بعدی

با در نظر گیری اینکه، تولید ماسه ناشی از حرکت دانه‌ها در سنگ مخزن براثر نیروهای وارد بر آن است، مناسب‌ترین نرم‌افزار برای بررسی مکانیزم تولید ماسه PFC<sup>3D</sup> می‌باشد. لذا مخزن ماسه‌سنگی و چاه حفاری شده در آن به صورت سه‌بعدی در محیط این نرم‌افزار مدل‌سازی شده است.

شکل ۲ هندسه مدل ساخته شده را نشان می‌دهد. این شکل مربوط به مدل آزمایشگاهی بوده و برای اعتبارسنجی مدل استفاده شده است. برای مدل اصلی آن و مشبک‌کاری آن تغییریافته است که در ادامه توضیح داده می‌شود. برای ساخت هندسه‌ی استوانه‌ای در نرم‌افزار PFC<sup>3D</sup> با توجه به اینکه این نرم‌افزار قابلیت ساخت دیواره منحنی شکل را ندارد، از تعداد زیادی دیواره (که تعداد این دیواره‌ها در کد قابل تنظیم است) در مسیر انحنای استوانه‌ی چاه و مخزن استفاده شده است.

منفرد. بنابراین به منظور بررسی رفتار مکانیکی چنین سیستم-هایی، مدل‌سازی دقیق تغییر‌شکل ذرات ضروری نیست.

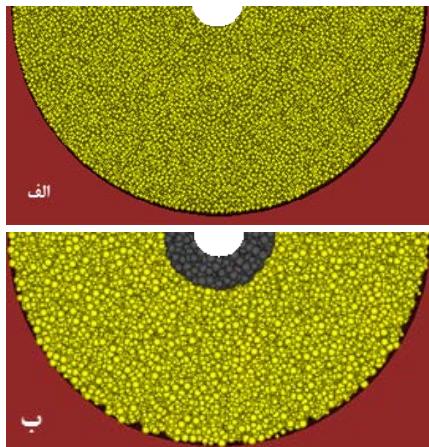
### ۲-۲- حرکت جریان سیال یا هیدرودینامیک

برای مدل‌سازی جزئیات جریان سیال بین ذرات از حل معادلات شناخته شده ناویر استوکس استفاده می‌شود و اثر مایع بر ذرات جامد موجود در مسیر جریان سیال در هر کدام از المان‌های سیال بررسی می‌شود.

در جریان محیط متخلخل دو نوع سرعت وجود دارد، یک سرعت دارسی یا ماکروسکوپی که بر پایه نتایج مطالعات آزمایشگاهی بر روی جریان آب گذرنده از میان یک ستون ماسه‌ای فرمول‌بندی شده است. مورد دوم سرعت بینایی‌یا درون شبکه‌ای که درون منافذ محیط متخلخل حرکت می‌کند و سرعت واقعی سیال است. سرعت ماکروسکوپی نرخ جریان سیال در واحد سطح مقطع است. این سرعت غیرواقعی است چراکه در این حالت فرض بر آن است که جریان در سرتاسر مقطع جاری است درحالی که جریان تنها در فضای منافذ اتفاق می‌افتد [۶].

### ۳-۲- اندرکنش سیال و ذرات

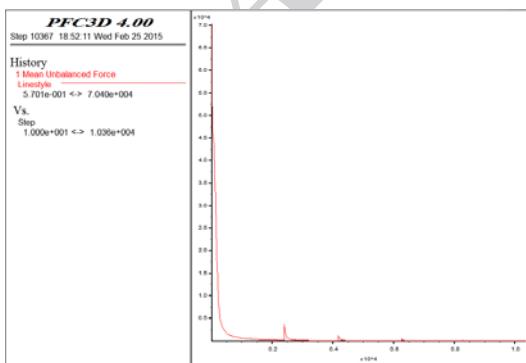
هنگامی که یک جسم در مسیر حرکت سیال قرار می‌گیرد دو نوع نیرو از جانب سیال به جسم وارد می‌شود. یک نیروی لیفت (Lift force) که در جهت عمود بر حرکت جریان سیال می‌باشد و دیگری نیروی درگ (Drag force) یا پسا که در جهت جریان سیال به ذرات محیط وارد می‌شود. اثر دونیروی واردشده در شکل زیر مشاهده می‌شود. نیروی درگ باعث کاهش سرعت جریان سیال در محیط متخلخل و در مجرایی که سیال در آن‌ها حرکت می‌کند مثل جریان آب در لوله باعث افت فشار جریان سیال می‌شود. نیروی درگ به حجم جسم درون محیط متخلخل وارد می‌شود. واضح است که اگر مقدار این نیرو از نیروهای مقاوم وارد بر ذره بزرگ‌تر شود، باعث حرکت ذره می‌شود.



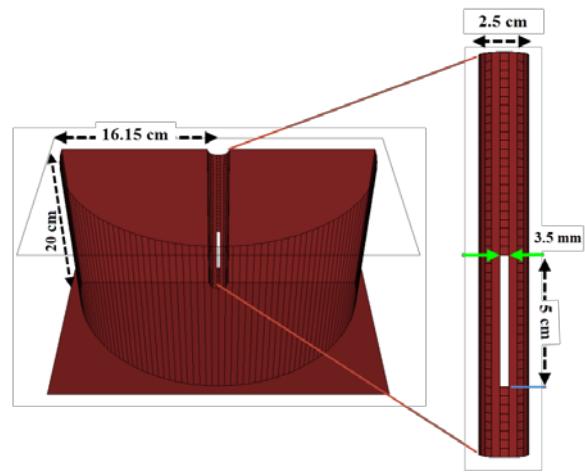
شکل ۳: مخازن ماسه سنگی، (الف) بدون گراول (ب) همراه با گراول پک

مسئله بسیار مهم در روند شبیه‌سازی، حل مسئله در مراحل مختلف است. این کار به منظور از بین بردن تمرکز تنفس و نیروهای نامتعادل کننده انجام می‌شود. همان‌طور که در فلوچارت مشخص است، قبل از حل نهایی و پیاده‌سازی شرایط سیال، مدل در مراحل مختلف ساخت حل می‌شود. شکل ۴ مقدار نیروهای نامتعادل کننده را در روند شبیه‌سازی و پیاده‌سازی شرایط نشان می‌دهد.

همان‌گونه که در شکل ۴ مشخص است، نیروهای نامتعادل کننده در ابتدا بسیار زیاد بوده و بعد از اولین حل به صفر میل می‌کند و مجدداً هنگام پیاده‌سازی مراحل مختلف دوباره مقدار گرفته و بعد از حل صفر می‌شود. در مورد خواص اتصالی بین ذرات، ماسه سنگ مخزن به صورت شکسته شده و ضعیف در نظر گرفته شده است و تنها پیوند بین ذرات، پیوند حاصل از همپوشانی می‌باشد. همچنین ضریب اصطکاک  $0.5/2$  برای سطوح در تماس باهم در نظر گرفته شده است.



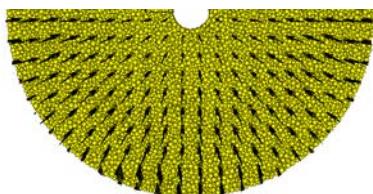
شکل ۴: نمودار نیروهای نامتعادل کننده در روند شبیه‌سازی



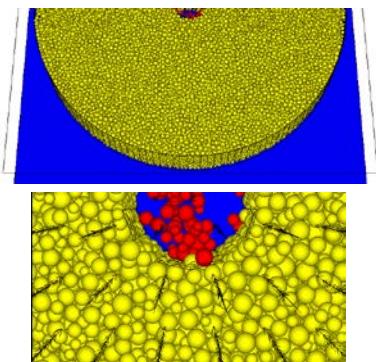
شکل ۲: مشخصات هندسی مدل عددی به منظور صحبت‌سنگی

برای تولید دانه‌ها در مخزن دو قسمت در نظر گرفته شده است. قسمت حاشیه نزدیک چاه برای گراول پک که نوعی سیستم نگهداری برای کنترل تولید ماسه است و ضخامت آن از صفر یعنی چاه بدون گراول تا میزان دلخواه قابل تغییر است و قسمت ماسه سنگ که ضخامت آن بعد از گراول تا انتهای حاشیه مخزن می‌باشد. شکل ۳ مخزن در دو حالت بدون گراول و همراه با گراول پک را نشان می‌دهد. تخلخل  $20\%$  برای سنگ مخزن در نظر گرفته شده است.

برای اعمال تنفس در مدل‌های ساخته شده، در نرم‌افزار PFC<sup>3D</sup> دو روش وجود دارد؛ روش اول حرکت دادن دیواره‌ها است (باید توجه داشت که دیواره شامل یک سمت فعلی است که باید این سمت را در تماس با دانه‌ها قرار داد). در این مورد با توجه به مطالب گفته شده در فصل قبل نیروهای حجمی و تماسی درون هندسه مدل، هیچ‌گاه باعث حرکت دیواره نخواهد شد، اما با حرکت دادن دیواره می‌توان باعث ایجاد تنفس روی دانه‌ها شد. روش دوم انتخاب کرده تنفس است. در این روش، حجم دلخواه کروی درون فضای هندسه مدل انتخاب شده و تنفس روی سطح این کره محاسبه می‌شود. با توجه به این‌که دیواره‌های مدل همواره ثابت‌اند (به جز حالتی که کاربر به دیواره سرعت دهد)، با افزایش یا کاهش جزئی شعاع دانه‌ها می‌توان میزان تنفس را روی کره تنفس و نهایتاً در کل محیط کنترل کرد. در مدل ساخته شده به دلیل وجود دیواره‌های زیاد، کنترل تنفس از روش اول امکان‌پذیر نیست. بنابراین برای اعمال تنفس از روش دوم استفاده شده است.



شکل ۶- جریان سیال در مخزن



شکل ۷(الف) نمای دور از مخزن، همراه با تولید ماسه ب) نما نزدیک چاه، همراه با تولید ماسه

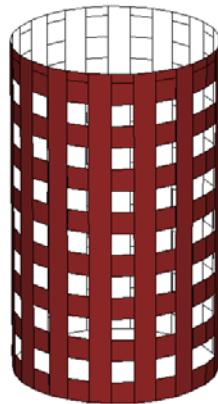
لازم به ذکر است با توجه به زمان زیاد محاسبات، در مدل‌های ساخته شده برای صحت‌سنگی و تحلیل حساسیت پارامترهای سیال، یک قطاع ۱۸۰ درجه (یعنی نصف چاه) شبیه‌سازی شده است.

### ۲-۳- صحت سنگی

شبیه‌سازی‌های عددی همواره از لحاظ اقتصادی، زمان و غیره نسبت به روش‌های آزمایشگاهی و میدانی ارجحیت دارند. اما لازمه اعتماد کردن به این روش‌ها مقایسه نتایج حاصل از آن‌ها با نتایج واقعی است. به منظور اعتبارسنجی مدل‌سازی انجام شده، نتایج مدل‌سازی عددی با نتایج داده‌های مدل آزمایشگاهی شیرین‌آبادی و همکاران مقایسه شده است [۷]. محفظه شبیه‌ساز مخزن در این آزمایش دارای یک هندسه سیلندری شکل می‌باشد که یک چاه در وسط آن تعییش شده است. در طول آزمایش فشار ورودی ثابت بوده و دستگاه یک سازند ماسه‌سنگی سست (بدون چسبندگی بین ذرات) را که در زیر یک لایه نفوذناپذیر (پوش‌سنگ) قرار دارد، شبیه‌سازی می‌کند.

با توجه به هندسه مدل آزمایشگاهی، نوع سوراخ‌کاری چاه، مشخصات ذرات ماسه استفاده شده و سیال استفاده شده مدل عددی نیز شبیه‌سازی شده است. شکل ۲ مشخصات هندسه مدل عددی ساخته شده و جدول ۱ مشخصات ذرات استفاده شده به منظور صحت سنگی را نشان می‌دهد.

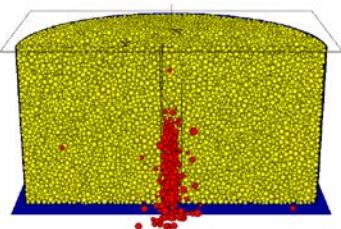
نهایتاً در ساخت هندسه مدل و قبل از پیاده‌سازی شرایط سیال دیواره داخلی چاه مشبك‌کاری می‌شود. شکل ۵ مشبك‌کاری دیواره چاه را نشان می‌دهد. در این حالت، تعداد و اندازه سوراخ‌ها نیز قابل کنترل می‌باشد.



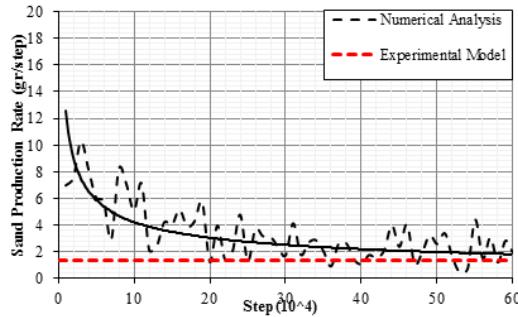
شکل ۵: مشبك‌کاری جداره چاه

**۱-۳- پیاده‌سازی شرایط سیال**  
ورود سیال به ذرات ساخته شده در نرم‌افزار PFC<sup>3D</sup> نیازمند المان بندی مجدد سیال است، المان بندی سیال به گونه‌ای است که اندازه آن‌ها از المان‌های مجزا که کره‌ها هستند بزرگ‌تر می‌باشد، بنابراین در هر المان سیال تعدادی ذره قرار می‌گیرد. با پیاده‌سازی شرایط مرزی سیال و ورود آن، در هر گام زمانی سیال، معادلات ناویر-استوکس که به‌طور مفصل در فصل قبل توضیح داده شد، در المان‌های سیال حل می‌شود. در فرایند حل مقدار نیروی که از طرف سیال به دانه‌های ماسه وارد می‌شود، در هر گام زمانی سیال محاسبه می‌شود. در صورتی که برآیند این نیرو و دیگر نیروهای عامل حرکت، از برآیند نیروهای نگهدارنده ذره در موقعیت خود بیشتر شود، دانه‌ی ماسه حرکت می‌کند. اگر این حرکت تا دیواره چاه ادامه پیدا کند و دانه ماسه همراه با سیال وارد چاه شود، تولید ماسه اتفاق می‌افتد. در شبیه‌سازی انجام شده با ورود دانه به چاه رنگ کره موردنظر عوض شده، حجم و وزن آن محاسبه می‌شود. شکل ۶ جریان سیال در مخزن و شکل ۷ تولید ماسه در چاه را نشان می‌دهد.

زمانی حل سیال در دوضرب می‌شود تا تولید در چاه کامل به دست آید. تولید ماسه در مدل عددی در شکل ۹ نشان داده شده است. لازم به تولید ماسه‌ی دو مدل در شکل ۹ نشان داده شده است. لازم به ذکر است نرخ تولید ماسه برای مدل آزمایشگاهی نرخ متوسط تولید می‌باشد، بنابراین همواره در این بازه زمانی ثابت است که در نمودار با خط‌چین قرمزرنگ نشان داده شده است.



شکل ۸: تولید ماسه در مدل عددی



شکل ۹: مقایسه نتایج نرخ تولید ماسه در مدل سازی عددی و آزمایشگاهی

همان‌طور که از شکل ۹ مشخص است، نرخ تولید ماسه در مدل عددی به سمت نرخ تولید در مدل آزمایشگاهی می‌می‌کند و تا حد زیادی به آن نزدیک شده است. تفاوت موجود نیز به‌این‌علت است که دانه‌های مدل عددی از لحاظ هندسی کاملاً کروی هستند، درحالی که کرویت دانه‌های کوارتز در مدل آزمایشگاهی برابر  $0.7 \times 10^{-4}$  است.

#### ۴- بررسی تأثیر فشار مخصوص کننده

به‌منظور بررسی تأثیر عمق چاه و تنش‌های محصور کننده بر تولید ماسه سه مدل مختلف با اعمال تنش‌های متفاوت ساخته شده است. در مدل اول تنش محصور کننده ۲ مگاپاسکال و ۵۸۵۱۹ کره، مدل دوم با تنش محصور کننده ۲۰ مگاپاسکال و ۵۹۴۵۲ کره و در مدل سوم تنش محصور کننده ۵۰ مگاپاسکال و ۶۱۳۷۵ کره است. نفت سبک ۱ با فشار ۲۰۰ کیلو پاسکال برای شرایط مرزی سیال در هر سه مدل

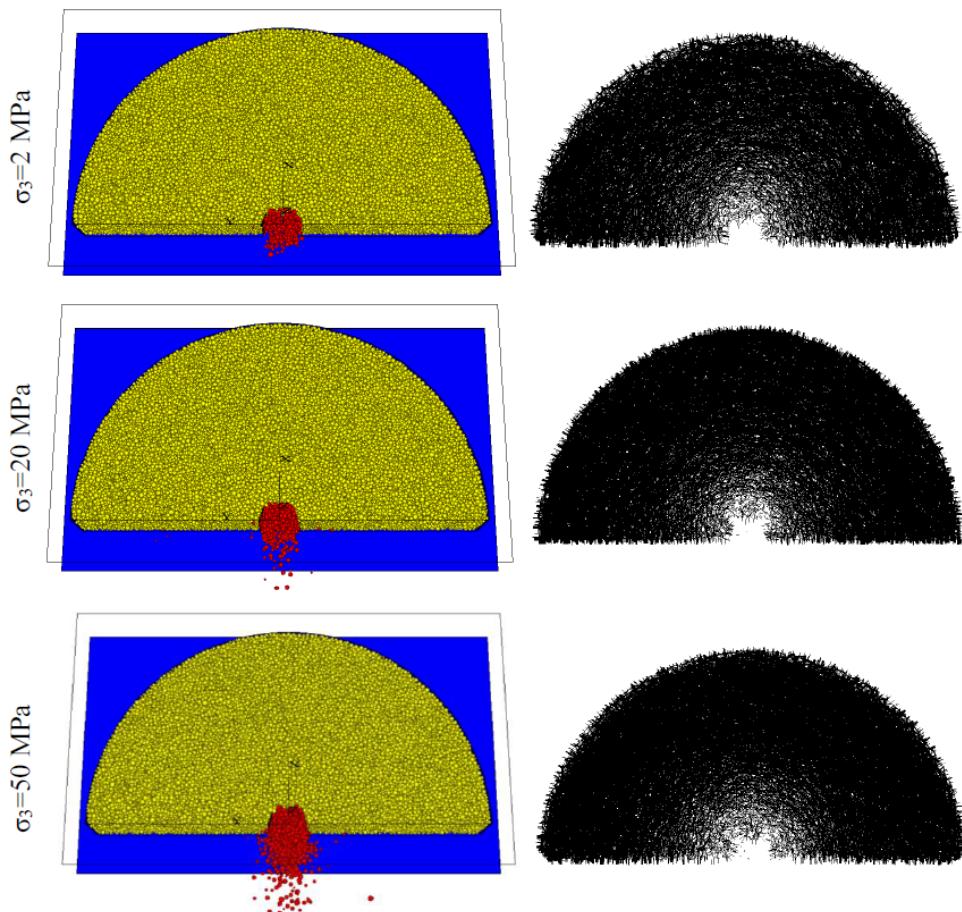
جدول ۱: مشخصات ذرات استفاده شده در مدل عددی

پارامتر	واحد	مقدار
شعاع ذرات	mm	۱-۲
شعاع ذرات گراول	mm	۲/۲۳۸-۴/۵
تعداد ذرات مدل بدون گراول		۵۵۳۲۲
تعداد ذرات مدل با گراول		۵۲۸۵۳
تخلخل اولیه	%	۲۰
سختی نرمال	N/m	۱۰۸
سختی برشی	N/m	۱۰۸
دانسیته ذرات	Kg/m <sup>3</sup>	۲۶۵۰
دانسیته سیال	Kg/m <sup>3</sup>	۱۰۰۰
ویسکوزیته دینامیک سیال	cp	۱
فشار سیال ورودی	kPa	۲۰۰

مدل در هر دو حالت با گراول و بدون گراول شبیه‌سازی شده است. شکل ۳ دو مدل عددی ساخته شده به‌منظور صحت سنجی را نشان می‌دهد. لازم به ذکر است سختی نرمال، برشی و دانسیته ذرات در مدل‌های ساخته شده برای بررسی پارامتری نیز برابر مقادیر جدول ۱ است.

#### ۳-۳- مقایسه نتایج

به‌منظور مقایسه نتایج به‌دست‌آمده از مدل عددی و مدل آزمایشگاهی، میانگین نرخ تولید ماسه برای پنج حالت بدون گراول و پنج حالت با گراول در آزمون‌های آزمایشگاهی محاسبه شده و با نتایج حاصل از مدل عددی مقایسه شده است. در مدل‌های با گراول در هر دو حالت آزمایشگاهی و عددی مقدار ماسه‌ی تولید شده برابر صفر است. مدل‌های آزمایشگاهی در حالت بدون گراول، نرخ‌های تولید متفاوت ولی نزدیک به هم دارند. با میانگین‌گیری از این مقادیر، نرخ تولید متوسط ۴/۲۲ گرم بر ثانیه برای آزمون‌های آزمایشگاهی انجام شده به دست می‌آید. با توجه به اینکه مقدار ماسه‌ی تولید شده در نرم‌افزار در هر ۱۰۰۰۰ گام زمانی ثبت می‌شود و این تعداد گام برابر یک‌سوم ثانیه در واقعیت است، بنابراین نرخ تولید در نرم‌افزار برای این بازه زمانی محاسبه می‌شود. همچنین تولید ثبت شده در مدل عددی برای نصف چاه است. با در نظر گیری موارد ذکر شده برای مقایسه دو مدل، نرخ تولید در آزمایشگاه در یک‌سوم ثانیه برابر  $1/4$  است و مقدار تولید ماسه در گام‌های



شکل ۱۰- تولید ماسه و نیروهای تماسی برای مدل‌هایی با تنش محصور کننده متفاوت

در مورد نیروهای تماسی در مدل‌هایی با تنش پایین‌تر مقدار این نیرو از ابتدای اجرای مدل در سطح کمتری قرار دارد. گستردگی ناحیه سیست شده در مخزنی با سطح تنش پایین‌تر، بیشتر تحت تأثیر تولید ماسه قرار دارد. به نحوی که گسترش این ناحیه در مدلی با تنش محصور کننده ۲ مگاپاسکال با تقریباً یک‌دوم مقدار ماسه تولیدشده نسبت به مخزنی که تنش محصور کننده آن ۲۰ مگاپاسکال است، بیشتر می‌باشد. این بدان معنی است که در سنگ مخزن با تنش اعمال شده بالاتر تولید ماسه بیشتر مربوط به ناحیه‌ی دور چاه است.

برای بررسی دقیق‌تر تأثیر تنش محصور کننده بر تولید ماسه در چاه، مقدار و نرخ تولید ماسه هر کدام از مدل‌ها به ترتیب در شکل‌های ۱۱ و ۱۲ نشان داده شده است.

اعمال شده است. تولید ماسه و نیروهای تماسی برای هر کدام از مدل‌ها به ترتیب در شکل ۱۰ نشان داده شده است. اعمال تنش محصور کننده بالا، در مدل‌هایی که این پارامتر مقدار بیشتری دارد، تأثیر بیشتری بر تخریب ناحیه‌ی دور چاه دارد. حذف شدن تعدادی از دانه‌ها باعث می‌شود نیروی تماسی روی دانه‌های اطراف فضای خالی کاهش پیدا کند. همچنین با حذف دانه‌های ابتدایی از سنگ مخزن این مدل‌ها، سیال با سرعت بیشتری به سمت فضای خالی شده که اکنون تحت نیروی تماسی کمتری است حرکت می‌کند. بنابراین سیال با سرعت بالا در محیطی با نیروی تماسی کم در جریان است. درنتیجه همان‌طور که از شکل ۱۲ مشخص است با افزایش فشار محصور کننده مقدار ماسه‌ی تولیدشده در چاه افزایش پیدا می‌کند.

پیداکرده است. در این مورد نیز همواره منحنی‌های مربوط به تولید تجمعی ماسه با شیب مربوط به نرخ تولیدشان در حال دور شدن از هم می‌باشند.

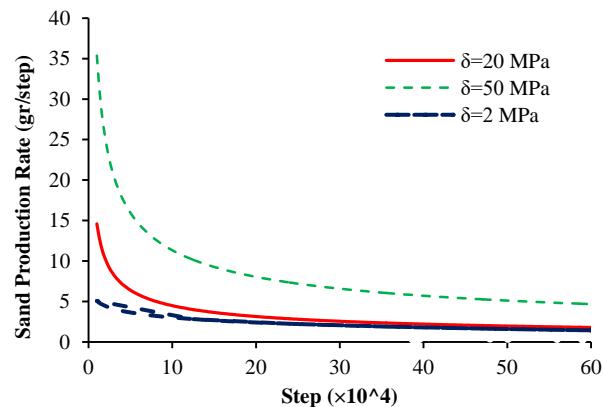
## ۵- نتیجه‌گیری

در این مقاله به منظور بررسی تأثیر فشار محصور کننده بر تولید ماسه در چاه‌های نفت، مخزن ماسه‌سنگی و چاه حفاری شده در آن، با کد نویسی در محیط نرم‌افزار PFC<sup>3D</sup> شبیه‌سازی شد. در ابتدا نتایج حاصل از مدل عددی با مدل آزمایشگاهی مقایسه شد. در مورد مدل‌های با نگهدارنده گراول در هر دو حالت آزمایشگاهی و عددی مقدار تولید ماسه برابر صفر بوده است. در مواردی که چاه فاقد نگهدارنده گراول می‌باشد، نرخ تولید ماسه در مدل عددی تا حد قابل قبولی با نتایج آزمایشگاهی مطابقت دارد.

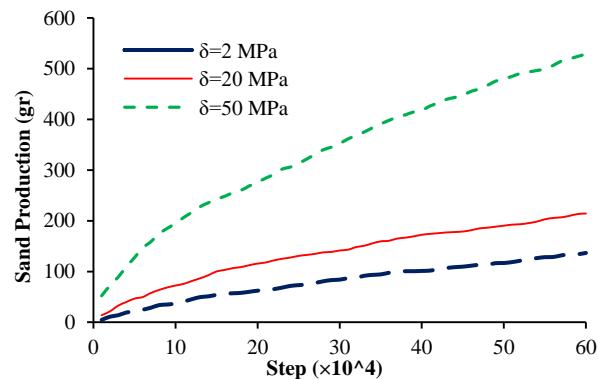
نتایج عددی نشان دادند که با شروع تولید ماسه، سنگ مخزن در اطراف چاه دچار سست شدگی می‌شود و با افزایش مقدار تولید ناحیه سست شده گسترش می‌یابد. همچنین نتایج نشان دادند که در سازندهای ضعیف که فشار محصور کننده در آن‌ها زیاد است، در مقایسه باحالتی که مقدار تنفس مذکور در سطح باین‌تری قرار دارد، نسبت به فشار ثابت سیال، تحریک پذیرتر می‌باشند. بنابراین با افزایش تنفس محصور کننده، تولید ماسه افزایش پیدا می‌کند.

Engineers. DIO:10.2118/90273-MS.

- [4] Isehunwa S, Farotade A. (2010). Sand Failure Mechanism and Sanding Parameters in Niger Delta Oil Reservoirs. Int J Eng Sci and Tech. 2:777-82.
- [5] Younessi A, Rasouli V, Wu B. (2013). Sand production simulation under true-triaxial stress conditions. International Journal of Rock Mechanics and Mining Sciences. 61:130-40.
- [6] Itasca consulting group, (2012). PFC<sup>3D</sup> software Manual version 4 & 5.
- [7] R. Shirinabadi, P. Moarefvand, K. Goshtasbi, K. Ahangari. (2013). Designing a Device for Physical Modeling of Sand Production. European Journal of Scientific Research ISSN 1450-216X / 1450-202X Vol. 105 No 3, pp.429-437.



شکل ۱۱: تولید ماسه برای مدل‌های با تنفس محصور کننده متفاوت



شکل ۱۲: نرخ تولید ماسه برای مدل‌های با تنفس محصور کننده متفاوت

همان‌طور که از شکل‌های ۱۱ و ۱۲ مشخص است با افزایش تنفس محصور کننده مقدار ماسه و نرخ تولید آن افزایش

## ۶- مراجع

- [1] Tixier MP, Loveless GW, Anderson RA. (1975). Estimation of Formation Strength From the Mechanical-Properties Log. Society of Petroleum Engineers, DIO:10.2118/18244-MS.
- [2] Vardoulakis I, Stavropoulou M, Papanastasiou P. (1996). Hydro-mechanical aspects of the sand production problem. Transport in Porous media.;22:225-44.
- [3] Nouri A, Vaziri HH, Belhaj HA, Islam MR. (2004). Sand-Production Prediction: A New Set of Criteria for Modeling Based on Large-Scale Transient Experiments and Numerical Investigation. Society of Petroleum