

بِسْمِ اللَّهِ الرَّحْمَنِ الرَّحِيمِ



دانشکده فنی و مهندسی

بخش مهندسی شیمی

پایان نامه تحصیلی برای دریافت درجه کارشناسی ارشد رشته مهندسی شیمی
گرایش مخازن هیدروکربوری

تشخیص پدیده انسداد میعانی در مخازن گاز میغانی با استفاده از چاه آزمایی

استادان راهنما :

دکتر مهین شفیعی

دکتر امیر صرافی

استاد مشاور :

دکتر عبدالنبی هاشمی

استاد مشاور صنعتی :

مهندس اقبال مطاعی

مؤلف :

ایمان قاضی نیا

شهریور ماه ۱۳۹۰



این پایان نامه به عنوان یکی از شرایط درجه کارشناسی ارشد به

گروه مهندسی شیمی

دانشکده فنی و مهندسی

دانشگاه شهید باهنر کرمان

تسلیم شده است و هیچگونه مدرکی به عنوان فراغت از تحصیل دوره مزبور شناخته نمی شود.

دانشجو: ایمان قاضی نیا

استادان راهنمای: دکتر مهین شفیعی - دکتر امیر صرافی

استاد مشاور: دکتر عبدالنبی هاشمی

داور ۱: دکتر محمد رنجبر

داور ۲: دکتر علی محبی

معاونت پژوهشی و تحصیلات تکمیلی دانشکده:

حق چاپ محفوظ و مخصوص به دانشگاه شهید باهنر کرمان است.

تقدیم به

تمام کسانی که در قلبم جاودانه‌اند.

و

زنده یاد مهندس افضلی پور بینانگذار دانشگاه شهید باهنر کرمان.

تشکر و قدردانی

سپاس خدایی را که در گذر از تمام مراحل و مشکلات زندگی یار و یاور ماست و بهترین هدایت‌گر اوست. در اینجا قبل از هر کس از استادان دلسوز، سخت‌کوش و پرتلاشم سرکار خانم دکتر مهین شفیعی، آقای دکتر امیر صرافی، آقای دکتر عبدالنبی هاشمی و آقای مهندس اقبال مطاعی که افتخار شاگردی ایشان را دارم و طی انجام این مجموعه با راهنمایی‌های روشن‌گرانه خود مدرسان اینجانب در حل بسیاری از مشکلات بوده‌اند، کمال قدردانی و تشکر را دارم.

با تشکر از دکتر محمد رنجبر و دکتر علی محبی که زحمت مطالعه و داوری این پایان نامه را بر خود هموار نمودند.

همچنین بر خود لازم می‌دانم از کمک‌ها و زحمات آقایان مهندس ظهراب دستخوان، مهندس صادق فتح الهی، مهندس بهمن ماسوری، مهندس محمود گودرزی و مهندس مجید اندایش که در انجام این تحقیق از هیچ‌گونه کمکی به اینجانب دریغ نورزیده‌اند تشکر و قدردانی نمایم.

چکیده

آنالیزهای منتشر شده از چاه آزمایی در مخازن گاز میانی، هنگامی که فشار کمتر از فشار نقطه شبنم می باشد معمولاً بر مبنای یک مدل شعاعی دو فازی مطرح می شوند که عبارت است از ناحیه تشکیل توده میانی در اطراف چاه و ناحیه دورتر از چاه که همان ترکیب اولیه گاز را دارد. از طرفی مطالعات آزمایشگاهی موید وجود سه ناحیه با تحرک^۱ مختلف است: (۱) ناحیه بسیار دور از چاه با درجه اشباع اولیه مایع. (۲) ناحیه نزدیکتر به چاه با افزایش ناگهانی درجه اشباع مایع و کاهش قابلیت حرکت گاز. (۳) ناحیه اطراف دیواره چاه که دارای ثابت موینگی^۲ بالا و در نتیجه تراوایی نسبی بالای گاز است که باعث جبران قسمت اعظم کاهش قابلیت حرکت گاز بدليل پدیده انسداد میانی می شود. در این تحقیق وجود این نواحی بوسیله شبیه سازی و چاه آزمایی بررسی و تفسیر نتایج آزمایشات چاه آزمایی حاصل از شبیه سازی و نتایج آزمایشات واقعی چند چاه تولیدی گاز میانی ارایه شد که موید مشکل بودن تشخیص این نواحی بدليل تاثیر توزیع دوباره فازی^۳ در آزمایشات خیز فشار^۴ و کاهش فشار^۵ است. بدین منظور پس از ساختن یک مدل مخزن گاز میانی بوسیله نرم افزار Eclipse 300 و شبیه سازی چند آزمایش کاهش فشار و خیز فشار، از نتایج این آزمایشات در نرم افزار Pansys استفاده شد تا رفتار شبیه سازی شده یک مخزن گاز میانی بررسی شود. سپس از نتایج حاصل از آزمایشات چاه آزمایی واقعی در چاههای یکی از مخازن گاز میانی کشور استفاده و بوسیله نرم افزار Pansys تفسیر گردید.

بدین ترتیب مقایسه ای میان نتایج چاه آزمایی در یک مخزن شبیه سازی شده و یک مخزن واقعی انجام و رفتار فازی نزدیک دیواره چاه در مخازن گاز میانی بوسیله چاه آزمایی و شبیه سازی بررسی گردید. میزان تراوایی مخزن در مدل، چاه آزمایی حاصل از شبیه سازی، چاه آزمایی چاه شماره ۱ و ۲ بترتیب ۵، ۴/۷۰۱، ۴/۸۵۲ و ۵/۱۰۲ می باشد که تطابق مناسبی بین نتایج مشاهده می شود. در نتیجه نتایج آزمایشات واقعی مخزن، نتایج حاصل از شبیه سازی را تایید نمود.

واژه های کلیدی: چاه آزمایی، مخازن گاز میانی، انسداد میانی، توزیع دوباره فازی

¹ Mobility

² Capillary number

³ Phase redistribution

⁴ Build up

⁵ Draw down

فهرست مطالب

عنوان	صفحه
فصل اول : مقدمه	۱
۱	۱
۲	۱-۱) مقدمه
۳	۲-۱) تاریخچه
۸	۳-۱) تاثیر دینامیک ستون چاه
۹	۴-۱) هدف از انجام پایان نامه
فصل دوم : مبانی نظری	۱۰
۱۰	۱-۲) مقدمه
۱۱	۲-۲) رفتار فازی مخازن گاز میانی
۱۱	۱-۲-۲) خصوصیات سیال گاز میانی
۱۴	۲-۲-۲) مدل کردن سیالات گاز میانی
۱۵	۳-۲) رفتار جریانی مخازن گاز میانی
۱۵	۱-۳-۲) پارامتر های مؤثر بر جریان در مخازن گاز میانی
۱۶	۲-۳-۲) تراویی نسبی نزدیک بحرانی
۱۷	۳-۳-۲) تاثیر عدد موئینگی
۱۸	۱-۳-۳-۲) روش تابع کوری
۱۹	۲-۳-۳-۲) روش میانیابی
۲۰	۴-۳-۲) تاثیر جریان غیر دارسی
۲۱	۲-۳-۲) ترکیب اثر عدد موئینگی و جریان غیر دارسی بر رفتار نزدیک چاه در مخازن گاز میانی
۲۲	۴-۲) چاه آزمایی در مخازن گاز میانی
۲۳	۱-۴-۲) شبه فشار تک فازی
۲۴	۲-۴-۲) رژیم های جریانی
۲۷	۳-۴-۲) شبه فشار دو فازی
۲۸	۱-۳-۴-۲) شبه فشار پایدار برای آزمایشات کاهش فشار
۲۹	۲-۳-۴-۲) شبه فشار پایدار برای آزمایشات خیز فشار
۲۹	۳-۳-۴-۲) شبه فشار سه ناحیه ای برای آزمایشات کاهش فشار
۳۲	۴-۳-۴-۲) شبه فشار سه ناحیه ای برای آزمایشات خیز فشار

فهرست مطالب

عنوان	صفحه
۴-۴-۲) تأثیر ضریب پوسته.....	۳۳.
۵-۴-۲) مشکلات چاه آزمایی مخازن گاز میانی.....	۳۶.
فصل سوم: روش تحقیق	۴۱.
۱-۳) استفاده از داده های تولید شده توسط شبیه ساز.....	۴۲.
۲-۳ آنالیز چاه آزمایی داده های واقعی در یکی از مخازن گاز میانی کشور.....	۴۶.
فصل چهارم: ارائه نتایج و تحلیل یافته ها	۴۷.
۱-۴) نتایج شبیه سازی.....	۴۸.
۱-۴-۱) نمودار تغییر پارامترهای چاه در طول شبیه سازی.....	۵۲.
۱-۴-۲) شرایط اولیه مخزن.....	۵۸.
۱-۴-۳) شماتیک تغییر پارامترهای مخزن در طول شبیه سازی.....	۶۰.
۱-۴-۴) تفسیر چاه آزمایی نتایج حاصل از شبیه سازی.....	۶۵.
۲-۴) تفسیر چاه آزمایی نتایج آزمایشات واقعی.....	۶۹.
۲-۴-۱) تفسیر چاه آزمایی آزمایش چاه شماره یک.....	۷۰.
۲-۴-۲) تفسیر چاه آزمایی آزمایش چاه شماره دو.....	۷۳.
۳-۴) جمع بندی.....	۷۶.
فصل پنجم: نتیجه گیری نهایی و پیشنهادات	۷۷.
منابع و مأخذ	۷۹

فهرست شکل‌ها

عنوان	صفحه
شکل ۱-۱: پروفایل اشباع میغانات در مخزن.....	۴
شکل ۱-۲: آنالیز چاه آزمایی تک فازی و دوفازی در مخازن گاز میغانی	۸
شکل ۱-۳: نمودار دما/فشار برای سیال گاز میغانی با ترکیب ثابت.....	۱۲
شکل ۲-۱: اثر تغییر در ترکیب سیال گاز میغانی به مرور زمان بر روی نمودار فازی.....	۱۳
شکل ۲-۲: شماتیک رفتار جریانی یک سیستم گاز میغانی.....	۲۵
شکل ۲-۳: مدل های چاه آزمایی دو ناحیه ای و سه ناحیه ای ترکیبی شعاعی چاههای عمودی...	۲۶
شکل ۲-۴: شماتیک ضریب پوسته مثبت.....	۳۴
شکل ۲-۵: شماتیک ضریب پوسته منفی.....	۳۴
شکل ۲-۶: تاثیر نیروی مویننگی در یک گاز سبک.....	۳۸
شکل ۲-۷: تاثیر نیروی مویننگی در یک گاز غنی.....	۳۸
شکل ۲-۸: تاثیر نوع سیال.....	۳۹
شکل ۲-۹: تاثیر درجه اشباع بحرانی بر یک گاز غنی بدون در نظر گرفتن نیروی مویننگی.....	۳۹
شکل ۲-۱۰: تاثیر درجه اشباع بحرانی بر یک گاز سبک بدون در نظر گرفتن نیروی مویننگی.....	۴۰
شکل ۲-۱۱: تاثیر دبی تولید بر یک گاز سبک با در نظر گرفتن نیروی مویننگی.....	۴۰
شکل ۲-۱۲: تاثیر دبی تولید بر یک گاز سبک با در نظر گرفتن نیروی مویننگی.....	۴۰
شکل ۳-۱: داده های میغان تولید شده در برابر فشار در آزمایش انساط اجزاء ثابت.....	۴۴
شکل ۳-۲: داده های میغان تولید شده در برابر فشار در آزمایش تخلیه در حجم ثابت.....	۴۴
شکل ۳-۳: داده های تراکم پذیری دو فازی.....	۴۵
شکل ۳-۴: منحنی نفوذپذیری نسبی میغان و گاز در مخزن همگن.....	۴۵
شکل ۴-۱: تغییرات فشار در بلوک (۱۱۱)	۵۴
شکل ۴-۲: تغییرات اشباع میغان در بلوک (۱۱۱)	۵۴
شکل ۴-۳: تغییرات فشار در بلوک (۸۰۱۱)	۵۵
شکل ۴-۴: تغییرات اشباع میغان در بلوک (۸۰۱۱)	۵۵
شکل ۴-۵: تغییرات فشار چاه	۵۶

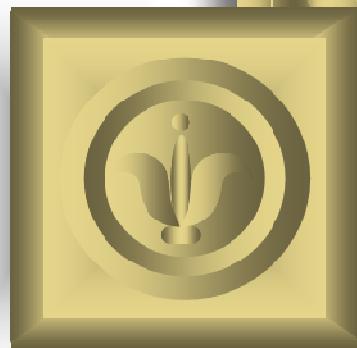
فهرست شکل‌ها

عنوان	صفحه
شکل ۴-۶: تغییرات دبی چاه ۵۶	
شکل ۴-۷: تولید انباشتی چاه ۵۷	
شکل ۴-۸: تغییرات دبی میعان تولیدی چاه ۵۷	
شکل ۴-۹: اندازه بلوک‌ها در جهت شعاع ۵۸	
شکل ۴-۱۰: توزیع تراوایی در جهت شعاع ۵۹	
شکل ۴-۱۱: توزیع تخلخل در جهت شعاع ۵۹	
شکل ۴-۱۲: تراوایی نسبی گاز در ابتدای شبیه سازی ۶۲	
شکل ۴-۱۳: تراوایی نسبی گاز در انتهای شبیه سازی ۶۲	
شکل ۴-۱۴: تراوایی نسبی میغان در ابتدای شبیه سازی ۶۳	
شکل ۴-۱۵: تراوایی نسبی میغان در انتهای شبیه سازی ۶۳	
شکل ۴-۱۶: اشباع میغان در ابتدای شبیه سازی ۶۴	
شکل ۴-۱۷: اشباع میغان در انتهای شبیه سازی ۶۴	
شکل ۴-۱۸: تغییرات فشار و دبی تولید در آزمایشات شبیه سازی شده ۶۷	
شکل ۴-۱۹: تغییرات فشار-زمان در آزمایش خیز فشار چهارم شبیه سازی شده ۶۸	
شکل ۴-۲۰: نمودار semi log در آزمایش خیز فشار چهارم شبیه سازی شده ۶۸	
شکل ۴-۲۱: نمودار log-log در آزمایش خیز فشار چهارم شبیه سازی شده ۶۹	
شکل ۴-۲۲: تغییرات فشار و دبی تولید در آزمایش چاه شماره یک ۷۱	
شکل ۴-۲۳: تغییرات فشار-زمان در آزمایش کاهش فشار چاه شماره یک ۷۲	
شکل ۴-۲۴: نمودار semi log در آزمایش کاهش فشار چاه شماره یک ۷۲	
شکل ۴-۲۵: نمودار log-log در آزمایش کاهش فشار چاه شماره یک ۷۲	
شکل ۴-۲۶: تغییرات فشار و دبی تولید در آزمایش چاه شماره دو ۷۴	
شکل ۴-۲۷: تغییرات فشار-زمان در آزمایش کاهش فشار چاه شماره دو ۷۵	
شکل ۴-۲۸: نمودار semi log در آزمایش کاهش فشار چاه شماره دو ۷۵	
شکل ۴-۲۹: نمودار log-log در آزمایش کاهش فشار چاه شماره دو ۷۵	

فهرست جدول‌ها

عنوان	صفحه
جدول ۱-۳: پارامترهای مورد نیاز برای ارزیابی مدل	۴۶
جدول ۱-۴: ترکیب نهایی سیال استفاده شده در شبیه سازی	۵۱
جدول ۲-۴: مشخصات مخزن در آزمایش شبیه سازی شده	۶۵
جدول ۳-۴: مشخصات لایه در آزمایش شبیه سازی شده	۶۶
جدول ۴-۴: مشخصات چاه در آزمایش شبیه سازی شده	۶۶
جدول ۴-۵: مشخصات سیال در آزمایش شبیه سازی شده	۶۶
جدول ۴-۶: تغیرات دبی و فشار با زمان در آزمایش شبیه سازی شده	۶۶
جدول ۷-۴: مشخصات مخزن در آزمایش چاه شماره یک	۷۰
جدول ۸-۴: مشخصات لایه در آزمایش چاه شماره یک	۷۰
جدول ۹-۴: مشخصات چاه در آزمایش چاه شماره یک	۷۰
جدول ۱۰-۴: مشخصات سیال در آزمایش چاه شماره یک	۷۰
جدول ۱۱-۴: تغیرات دبی و فشار با زمان در آزمایش چاه شماره یک	۷۱
جدول ۱۲-۴: مشخصات مخزن در آزمایش چاه شماره دو	۷۳
جدول ۱۳-۴: مشخصات لایه در آزمایش چاه شماره دو	۷۳
جدول ۱۴-۴: مشخصات چاه در آزمایش چاه شماره دو	۷۳
جدول ۱۵-۴: مشخصات سیال در آزمایش چاه شماره دو	۷۳
جدول ۱۶-۴: تغیرات دبی و فشار با زمان در آزمایش چاه شماره دو	۷۴
جدول ۱۷-۴: تراوایی بکار رفته در شبیه ساز و محاسبه شده در آزمایشات	۷۶

فصل اول



مقدمہ

۱-۱ مقدمه

مخازن گاز میانی رفتار پیچیده ای از خود نشان می دهد که بدليل وجود دو فاز گاز و توده میانی می باشد. با تشکیل توده میانی (هنگامی که فشار چاه تولیدی زیر فشار نقطه شبنم می افتد) مشکلات زیر پیش خواهد آمد[۱]:

- کاهش جبران ناپذیر توان تولیدی چاه
- تولید گاز کم ارزش تر
- انسداد میانی در خطوط لوله.

در نتیجه طی چهل سال گذشته تعداد زیادی پروژه های آزمایشگاهی، مطالعاتی و میدانی بمنظور شناخت رفتار جریانی مخازن گاز میانی انجام شده است. بر اساس این تحقیقات، هنگامی که فشار جریانی درون چاهی از فشار نقطه شبنم کمتر شود، پدیده میان معکوس رخ می دهد که باعث تشکیل سه ناحیه با درجه اشباع مایع متفاوت در اطراف چاه می گردد. ناحیه بسیار دور از چاه، دارای درجه اشباع اولیه مایع می باشد. در ناحیه نزدیکتر، افزایش ناگهانی درجه اشباع مایع و کاهش قابلیت حرکت گاز مشاهده می شود. مایع موجود در این ناحیه ساکن است. با نزدیکتر شدن به چاه، درجه اشباع مایع از یک نقطه بحرانی بیشتر شده و هر دو فاز گاز و مایع جریان دارند (میان تشکیل شده در اثر افت فشار، به سمت چاه جریان می یابد). همچنین ممکن است ناحیه چهارمی نیز در مجاورت چاه وجود داشته باشد که بدليل وجود نیروهای کشش سطحی پایین در دبی تولیدی بالا، درجه اشباع مایع کاهش و قابلیت حرکت گاز افزایش می یابد. نواحی اول، سوم و چهارم بصورت نواحی با تراویی متفاوت در چاه آزمایی دیده می شوند. وجود ناحیه چهارم از آنجا اهمیت دارد که کاهش توان تولیدی بدليل تشکیل میانات گازی، در این ناحیه تا حدودی جبران می شود. این پدیده که باریکه سرعت^۶ نام دارد را می توان از داده های آزمایشگاهی و یا شبیه سازی عددی اقتباس نمود اما تاکنون هرگز چنین مشاهداتی از داده های چاه آزمایی به چاپ نرسیده است[۱].

⁶ Velocity Stripping

۱-۲ تاریخچه

تاکنون مطالعات زیادی در خصوص بهره دهی چاه ها در مخازن گاز میانی صورت گرفته است. در مخازن گاز میانی با افت فشار اطراف چاه به زیر نقطه شبنم و تشکیل میانات در اطراف آنها، ضریب بهره دهی کاهش می یابد^[۱].

موسکات^۷ در سال ۱۹۴۹ بازگردانی گاز را برای حل مشکل تشکیل میانات در اطراف چاه مطرح کرد. وی روش ساده ای را برای تخمین شعاع توده میانی به صورت تابعی از زمان، دبی گاز تولیدی و خواص سنگ و سیال معرفی کرد^[۲].

ناویل^۸ و نیازف^۹ در سال ۱۹۶۵ اولین کسانی بودند که به صورت عددی به مدلسازی چاه های گاز میانی پرداختند. آنها نشان دادند که تشکیل میانات در اطراف چاه باعث کاهش تولید چاه می شود. آنها بیان کردند موقعی که درصد اشباع میانات تشکیل شده به مقدار بحرانی خود می رسد سه ناحیه در اطراف چاه در مخزن پدید می آید^[۳].

هنگامی که فشار ته چاهی به زیر فشار نقطه شبنم بر سد سه ناحیه با قابلیت تحرک متفاوت در اطراف چاه تولیدی به صورت زیر وجود خواهد داشت^[۴]:

ناحیه ۳: ناحیه بیرونی (دور از چاه) که در آن فشار بالاتر از فشار نقطه شبنم است. در این ناحیه گاز به صورت تک فاز حضور خواهد داشت.

ناحیه ۲: ناحیه میانی که در آن فشار مخزن به فشار نقطه شبنم رسیده و دو فاز شامل گاز و مایع در کنار یکدیگر حضور خواهد داشت، اما میزان درصد اشباع مایع کمتر از درصد اشباع بحرانی آن است. بنابراین مایع در این ناحیه غیر متحرک است. در قسمت انتهایی و بیرونی این ناحیه، اولین قطرات کوچک مایع تشکیل می شوند. درصد اشباع مایع تشکیل شده در این ناحیه به سرعت افزایش می یابد و تراوایی نسبی گاز مطابق با آن رو به کاهش می نهد. اما در این ناحیه فقط فاز گاز متحرک است. اجزای سنگین تر و متوسط در فاز مایع در طول محدوده این ناحیه تجمع می یابند و در نتیجه ترکیب گاز تغییر یافته و گاز تولیدی رقیق و رقیقتر میگردد.

ناحیه ۱: این ناحیه در واقع درونی ترین ناحیه اطراف چاه و نزدیکترین ناحیه به چاه است که در آن درصد اشباع مایع بیشتر از درصد اشباع بحرانی است و هر دو فاز مایع و گاز متحرکند. در این ناحیه

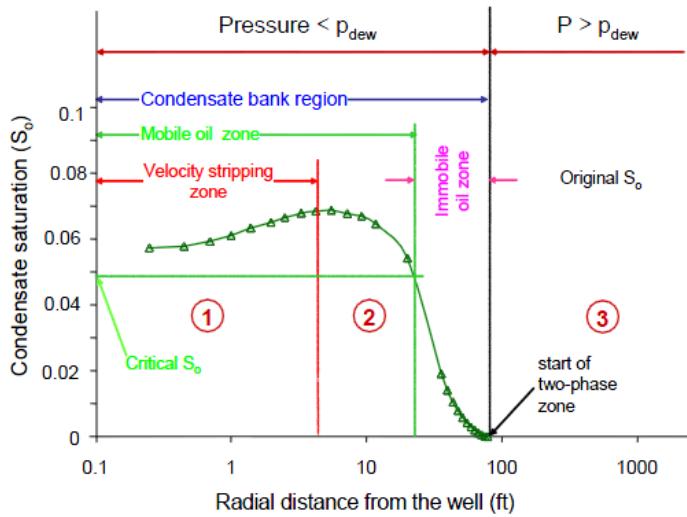
⁷ Muskat

⁸ Naville

⁹ Kniazeff

جريان کلی مایع و گاز در هر نقطه و تحت شرایط فشار کمتر از فشار نقطه شبنم معادل جریان تک فازی سیال در ناحیه دو است. یعنی ترکیب مجموع سیالات جریانی در کل این ناحیه ثابت است.

شکل ۱-۱ شماتیکی از این سه ناحیه را نمایش می‌دهد:



شکل ۱-۱: پروفایل اشباع میغانات در مخزن [۴]

اودل^{۱۰} و میلر^{۱۱} در سال ۱۹۶۵ نظریه حالت پایا را برای رفتار جریانی گاز و میغانات در اطراف چاه های مخازن گاز میانی پیشنهاد نمودند که مبنی بر معادله دبی گاز با استفاده از تابع شبیه فشار بوده است. بر اساس همین نظریه، در درصد مشخصی از اشباع میغانات، مجموع دبی گاز و مایع در هر نقطه در فشار کمتر از فشار نقطه شبنم در ناحیه ۱ معادل دبی جریان تک فازی خروجی از ناحیه ۲ است و سرعت دو فاز مایع و گاز تحت این شرایط برابرند. در این وضعیت، رابطه بین تراوایی نسبی گاز و مایع به صورت زیر تعریف میشود[۵]:

$$\frac{K_{rv}}{K_{rl}} = \frac{v_v \mu_v}{v_l \mu_l} \quad (1-1)$$

در معادله فوق K_{rv} و K_{rl} تراوایی نسبی مربوط به فازهای گاز و مایع هستند. v_v و V_l کسرهای گاز و مایع مربوط به انبساط هم دما با ترکیب ثابت هستند و μ_v و μ_l نیز به ترتیب گرانزوی فاز گاز و مایع هستند. معادله فوق معادله پایه برای محاسبه شبیه فشار دو فازی است.

اودل و میلر با فرض مساوی بودن سرعت دو فاز مایع و گاز در شرایط حالت پایا و رابطه اصلاح شده دارسی برای جریان شعاعی، رابطه زیر را برای محاسبه جریان دو فازی بر حسب جریان فاز گاز

¹⁰ Odell

¹¹ Miller

طرح کردند[۵]:

$$q = \frac{Ckh(\frac{K_{rv}}{V_v z \mu})(P_e^2 - P_w^2)}{T \ln \frac{r_e}{r_{we}}} \quad (2-1)$$

در این معادله q معرف دبی کلی جریان، k تراوایی مطلق، h ضخامت مفید لایه، P_e فشار در مرز خارجی، P_w فشار ته چاه، Z ضریب انحراف گاز از حالت ایده ال، T دمای مخزن، μ گرانروی، C ضریب تبدیل، r_e شعاع مرز خارجی مخزن، r_{we} شعاع موثر چاه، V_v کسر حجمی مایع مربوط به انبساط هم دما با ترکیب ثابت و K_{rv} تراوایی نسبی مربوط به فاز گاز میباشد.

گاندوین^{۱۲} و همکاران در سال ۱۹۶۷ سهم مهمی در درک باز دهی چاه های گاز میانی ایفاد کردند. آنها تحقیقات انجام شده توسط ناویل و نیازف را با استفاده از شبیه سازی جریان شعاعی نفت سیاه توسعه داده و اهمیت تشکیل میانات در اطراف چاه و اثر جریان غیر دارسی را در عملکرد مخزن گاز میانی نشان دادند. آنها همچنین روش های اندازه گیری آزمایشگاهی برای تعیین کمیتهای اثر تراوایی نسبی و جریان چند فازی غیر دارسی ارائه دادند[۶].

روبوك^{۱۳} و همکاران در سال ۱۹۶۹ اولین مدل های مربوط به جریان یک بعدی خطی، یک بعدی شعاعی و دو بعدی ترکیبی را که به بررسی جریان تک جزئی مبتنی بر انتقال جرم بین فازها (که بوسیله تعادل فازی مطرح شده بود) توسعه دادند. مدل آنها جریان هر جزء هیدروکربنی و آب را به عنوان تابعی از زمان و مکان محاسبه می کرد. مدل دو بعدی ترکیبی برای محاسبه عملکرد چاه های مخازن گاز میانی با ترکیب سیال غنی استفاده می شد. البته مدت پیش بینی در مدل مذکور بسیار کوتاه بود (حدود ۶ ساعت) و از این رو نتایج غیر واقعی از این مطالعه استنباط می شد. نتایج، تجمع میانات تشکیل شده در اطراف چاه را موقعی که فشار به زیر فشار نقطه شبنم می رسید نشان نمی داد[۷].

فوسل^{۱۴} در سال ۱۹۷۳ از مدل یک بعدی شعاعی توسعه یافته توسط روبوک و همکاران در سال ۱۹۶۹ برای مطالعه عملکرد سیستم تک چاهی برای مدت زمان طولانی در سه نوع مخازن گاز میانی استفاده کرد. وی متوجه شد که در معادله موازنہ مواد هنگامی که فاصله شبکه ها نامساوی باشد خطای بزرگی در مدل روبوک اتفاق می افتد. او مدل را به یک مدل قابل کاربرد برای حالتی که فاصله شبکه ها یکسان نباشد تبدیل کرد. او سپس مدل ترکیبی اصلاح شده خود را با استفاده از حل های تحلیلی

¹² Gondouin

¹³ Roebuck

¹⁴ Fussel

برای سیستم تک چاهی موقعي که سیستم همگن و حاوی گاز خشک باشد چک نمود. او به این نتیجه رسید که مدل اصلاح شده به طور موقعيت آميزی تجمع میانات تشکیل شده را در موقعی که فشار در اطراف چاه به زیر فشار نقطه شبنم می رسد نشان می دهد. او بیان کرد که درصد اشباع میانات تشکیل شده در اطراف چاه بسیار بیشتر از مقدار اندازه گیری شده از طریق آزمایش تخلیه در حجم ثابت است. او نیز مقادیر محاسبه شده توسط مدل مذکور را با مقادیر محاسبه شده توسط روش وضعیت پایدار پیشنهاد شده بوسیله اودل و میلر مقایسه کرد. مقایسه ها نشان داد که روش وضعیت پایدار امکان محاسبه دقیق فاصله در مخزن را موقعی که درصد بالا از اشباع میانات تشکیل شده وجود داشته باشد ندارد.^[۸].

هینچمان^{۱۵} و باری^{۱۶} در سال ۱۹۸۵ از شبیه ساز یک بعدی برای مطالعه درصد اشباع میانات تشکیل شده در نزدیکی چاه و نیز تراوایی نسبی استفاده کردند. آنها نتیجه گرفتند تراوایی نسبی پارامتر بسیار حساسی برای بهره دهی چاه های گاز میانی است و همچنین داده های تراوایی نسبی حاصل از تخلیه طبیعی منجر به محاسبه بسیار بدینانه بهره دهی می شود. بنابراین نمودار های تراوایی نسبی آشام باید در شبیه سازهای ترکیبی مخازن گاز میانی استفاده شوند. آنها همچنین ادعا کردند شرایط سطحی سیال گاز میانی اثری بر روی تشکیل مایع در مخزن تا زمانی که فشار به کمتر از نقطه شبنم نرسیده، ندارد.^[۹]

فیوانگ^{۱۷} و ویتسون^{۱۸} در سال ۱۹۹۵ وجود یک، دو یا سه ناحیه جریانی پیشنهاد شده توسط ناویل و نیازف را تایید کردند. آنها نشان دادند که وجود این نواحی بستگی به مقدار فشار جریانی ته چاه و فشار مخزن دارد و اندازه هر ناحیه در مخزن در حال تخلیه با تابعی از زمان تغییر می کند. آنها خواص رفتار فازی در هر ناحیه را مورد بحث قرار دادند. آنها بیان کردند که رفتار ناحیه یک شبیه به رفتار سیال در آزمایش انبساط با ترکیب ثابت بوده در حالیکه که ناحیه دو رفتاری شبیه به آزمایش تخلیه در حجم ثابت را دارد. آنها استدلال کردند که چاه تولیدی دارای ترکیب مشابه جریان تک فازی ورودی به ناحیه یک و خروجی از ناحیه دو را دارا می باشد. بنابراین نسبت گاز به نفت تولیدی باید در سراسر ناحیه یک ثابت بماند.^[۱۰]

در سال ۲۰۰۰، گرینگارتمن^{۱۹} و همکارانش مطالعه ای جامع درباره مخازن گاز میانی و روش های

¹⁵ Hinchman

¹⁶ Barree

¹⁷ Fevang

¹⁸ Whitson

¹⁹ Gringarten

تفسیر چاه آزمایی در این مخازن انجام دادند[۱].

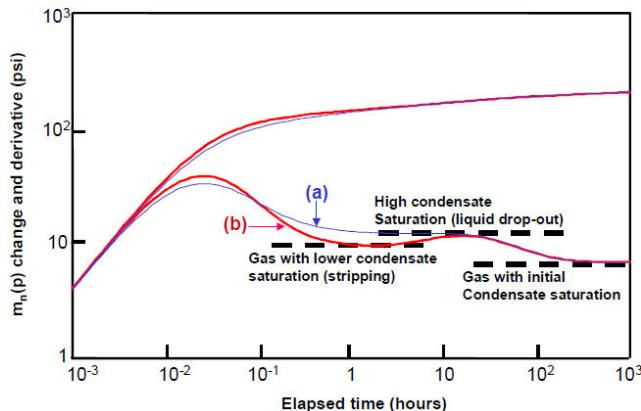
در مخازن گاز معیانی، تفاسیر چاه آزمایی معمولاً بر روی داده‌های آزمایش خیز فشار انجام شده است، چون داده‌های آزمایش کاهش فشار، متاثر از نوسانات دبی تولیدی می‌باشد (در حالت خاص، دبی تولیدی چاه‌های گاز معیانی با نوسانات ناشی از جریان معیانات گازی در ستون چاه نیز همراه است). در آنالیزهای چاه آزمایی از فشار و شبه فشار برای حالت جریانی تک فازی یا دوفازی استفاده می‌شود. در حالت استفاده از شبه فشار دوفازی که مستلزم اندازه گیری دقیق تراوایی نسبی است (که برای مخازن گاز معیانی به ندرت یافت می‌شود)، نمودارهای مشتق مشابهی بدست می‌آید که تنها گویای ضریب پوسته مکانیکی هستند. از طرفی شبه فشار تک فازی در زیر نقطه شبنم، اغلب دارای مشتق‌های مربوط به مدل‌های ترکیبی^{۲۰} است. بر این اساس در منحنی a در شکل ۱-۲ وجود دو ناحیه تحرک پذیر نشان داده شده است: ناحیه اول در مجاورت دیواره چاه با تراوایی موثر پایین گاز بخار نشکیل معیانات و ناحیه دیگر که دور از چاه است و تنها فاز گاز را شامل می‌شود و فشار این ناحیه در بالای فشار شبنم می‌باشد. آنالیز این آزمایشات خیز فشار با مدل ترکیبی دو ناحیه‌ای، ضریب پوسته کلی و دو فازی (بخار انسداد معیانی) را مشخص می‌سازد. ضریب نآرام^{۲۱} اغلب با انطباق داده‌های دبی تولیدی یا آزمایش کاهش فشار با یک شیوه ساز که شامل جریان نآرام می‌باشد، تخمین زده می‌شود (پارامتر β در معادله فورشیمر^{۲۲} باستی مشخص گردد)[۱].

هیچ داده چاه آزمایی که نشانگر افزایش تحرک گاز در اطراف چاه (ناحیه چهارم) باشد (نمودار b در شکل ۱-۲) تاکنون انتشار نیافته است. تنها در یک مورد احتمال وجود چنین ناحیه‌ای در داده‌های میدانی گزارش شده است. جایی که نویسنده گان پدیده باریکه سرعت مایع را در شیوه ساز با داده‌های آزمایش کاهش فشار میدان بریتانیا انطباق دادند[۱].

²⁰ Composite Model

²¹ Non-Darcy

²² Forcheimer



شکل ۱-۲: آنالیز چاه آزمایی تک فازی و دوفازی در مخازن گاز معانی [۱]

۱-۳ تاثیر دینامیک ستون چاه

بررسی داده های میدانی مشخص می کند که یکی از دلایل فقدان چاه آزمایی های نشان دهنده ناحیه ی چهارم عدم تشخیص دقیق و با اطمینان داده های مربوط به این ناحیه است. حتی اگر چنین داده هایی نیز وجود داشته باشد، باز هم متأثر از توزیع دوباره فازها^{۲۳} خواهد بود. توزیع دوباره فازی هنگامی رخ می دهد که فازهای مختلف در چند جهت مختلف در ستون چاه جریان پیدا کنند. برای مثال می توان به فازهای آب-نفت ، گاز-آب ، گاز-معانات گازی و یا نفت-گاز اشاره کرد. این پدیده که در آزمایشات کاهش فشار و خیز فشار وجود دارد، باعث افزایش ضریب ذخیره سازی ستون چاه^{۲۴} می شود. این پدیده با پدیده تغییر فاز متفاوت است که در آزمایش خیز فشار باعث کاهش و در آزمایش کاهش فشار باعث افزایش ضریب ذخیره سازی ستون چاه می شود. تاثیر تغییر فاز در رفتار فشاری معمولاً به زمان های اولیه محدود می شود، در حالی که تاثیر توزیع دوباره فازی در افزایش ذخیره سازی ستون چاه، ممکن است ساعت ها طول بکشد[۱].

²³ Phase Redistribution

²⁴ Wellbore Storage Coefficient

۴-۱ هدف از انجام پایان نامه

مخازن گاز میانی به صورت پایه ای رفتاری متفاوت از مخازن گازی دارند و بهینه سازی تولید هیدروکربنها در اینگونه مخازن، نیازمند آنالیز دقیقی از مخزن می باشد. چاه آزمایی یکی از روشهای مهندسی در صنعت نفت است که برای فهم بهتری از مخزن می تواند مورد استفاده قرار گیرد. با گذشت مدت‌های فراوان از اولین استفاده چاه آزمائی در مهندسی نفت، متاسفانه همچنان در بعضی موارا کمبودهایی در مراجع علمی به چشم می خورد. یکی از این گونه موارد، چاه آزمائی در مخازن گاز میانی است که تئوری چاه آزمائی در اینگونه مخازن به پیچیدگی هایی همراه است. این مطلب در برخی از حالات مربوط به مخازن میانی، همانند مخازن شکافدار طبیعی، مخازن با چاه های شکافدار مصنوعی، مخازن با چاه های افقی و مشبك کاری شده و غیره بسیار محسوس تر است. کشور ایران بخش اعظمی از مخازن گازی جهان را دارا می باشد که قسمت عمده ای از آنها بصورت مخازن گاز میانی هستند. در همین راستا سعی می شود که نتایج چاه آزمایی این مخازن بررسی و مقایسه شوند و به یک نتیجه گیری کلی در مورد رفتار جریانی آنها دست پیدا کرد. بدین منظور پس از ساختن یک مدل مخزن گاز میانی بوسیله نرم افزار Eclipse 300 و شبیه سازی چند آزمایش کاهش فشار و خیز فشار، از نتایج این آزمایشات در نرم افزار Pansys استفاده می شود تا رفتار شبیه سازی شده یک مخزن گاز میانی بررسی شود. سپس از نتایج حاصل از آزمایشات چاه آزمایی واقعی در چاههای یکی از مخازن گاز میانی کشور استفاده شده و بوسیله نرم افزار Pansys تفسیر می شود.

بدین ترتیب مقایسه ای میان نتایج چاه آزمایی در یک مخزن شبیه سازی شده و یک مخزن واقعی انجام می گیرد و رفتار فازی نزدیک دیواره چاه در مخازن گاز میانی بوسیله چاه آزمایی و شبیه سازی بررسی می گردد.