



بررسی پارامترهای هیدرودینامیکی در داخل یک روتور سانتریفیوژ گازی در حضور گازهای سبک هیدروژن فلوراید و هوا با روش‌های DSMC و تابع توزیع بولتزمن

مسعود خواجه نوری^{۱*}، علی حقیقی اصل^۲، سید جابر صفری^۳، علی نوروزی^۲

۱. دانشکده مهندسی شیمی، نفت و گاز، دانشگاه سمنان، صندوق پستی: ۳۵۱۳۱-۱۹۱۱۱، سمنان - ایران

۲. شرکت فن آوری‌های پیشرفته ایران، سازمان انرژی اتمی ایران، صندوق پستی: ۱۴۳۹۹-۵۵۴۳۱، تهران - ایران

۳. پژوهشکده چرخ سوخت هسته‌ای، پژوهشگاه علوم و فنون هسته‌ای، سازمان انرژی اتمی ایران، صندوق پستی: ۱۱۳۶۵-۸۴۸۶، تهران - ایران

*Email: a.noroozy@gmail.com

مقاله‌ی پژوهشی

تاریخ دریافت مقاله: ۹۸/۸/۱۵ تاریخ پذیرش مقاله: ۹۸/۱۲/۹

چکیده

معادله بولتزمن معادله‌ای بسیار مهم در علم فیزیک و دینامیک سیالات است که برخوردهای دوتایی بین مولکول‌ها را توصیف می‌کند. یکی از روش‌های حل معادله بولتزمن، روش شبیه‌سازی مستقیم مونت‌کارلو می‌باشد. از آن جا که فشار اغلب تجهیزات واحدهای فرایند غنی‌سازی کمتر از فشار اتمسفر است، ممکن است در طی عملیات غنی‌سازی رطوبت‌ها به دفعات و در مکان‌های مختلف زنجیره‌ها به لوله سیال نشت کرده و طی واکنش با گاز هگزا‌فلوراید اورانیم سبب تولید رسوب بر روی سطوح داخلی روتور سانتریفیوژ و گاز هیدروژن فلوراید گردد. در این پژوهش تأثیر غلظت و فشار کل داخل روتور سانتریفیوژ فرضی برای شرایط دو جزیی ($Z_{HF}=0.07$ و $Z_{UF_6}=0.03$ ، $Z_{HF}=0.93$ و $Z_{UF_6}=0.97$)، ($Z_{HF}=0.03$ و $Z_{UF_6}=0.07$)، ($Z_{HF}=0.15$ و $Z_{UF_6}=0.85$) و سه جزیی ($Z_{HF}=0.05$ و $Z_{UF_6}=0.08$ و $Z_{Air}=0.05$) و سه جزیی ($Z_{HF}=0.1$ و $Z_{UF_6}=0.1$ و $Z_{Air}=0.1$) مورد بررسی قرار گرفته است. نتایج نشان داد که افزایش میزان گاز سبک به همراه گاز UF_6 باعث کاهش شار جرمی محوری می‌گردد.

کلیدواژه‌ها: معادله بولتزمن، هیدروژن فلوراید، سانتریفیوژ گازی، DSMC

Investigation of hydrodynamic parameters inside a gas centrifuge rotor in the presence of hydrogen fluoride and air light gases using DSMC and Boltzmann distribution function

M. Khajenoori^{1,2}, A. Haghghi Asl¹, J. Safdari^{2,3}, A. Norouzi^{*2}

1. Faculty of Chemical, Gas and Petroleum Engineering, Semnan University, P.O.Box:35131-19111, Semnan - Iran

2. Advanced Technology Company of Iran, AEOI, P.O.Box:14399-55431, Tehran - Iran

3. Nuclear Fuel Cycle Research School, Nuclear Science and Technology Research Institute, AEOI, P.O.Box: 11365-8486, Tehran – Iran

Research Article

Received 6.11.2019, Accepted 28.2.2020

Abstract

The Boltzmann equation which describes binary collisions between molecules is a very important equation in physics and fluid dynamics. Direct Monte Carlo simulation is one of the methods to solve the Boltzmann equation. The moisture can leak to the fluid pipelines in the various places of cascades so many times through the enrichment operations since the pressure of the most enrichment process units is less than the atmospheric pressure. It causes the solid uranium precipitation on the inner surfaces of rotor and HF production upon the reaction with UF_6 . In the present work, the effect of concentration and total pressure inside a hypothetical centrifuge for binary component conditions ($Z_{UF_6}=0.97$, $Z_{HF}=0.03$), ($Z_{UF_6}=0.93$, $Z_{HF}=0.07$), ($Z_{UF_6}=0.9$, $Z_{HF}=0.1$), ($Z_{UF_6}=0.85$, $Z_{HF}=0.15$), and three component conditions ($Z_{UF_6}=0.9$, $Z_{HF}=0.05$, $Z_{Air}=0.05$) and ($Z_{UF_6}=0.8$, $Z_{HF}=0.1$, $Z_{Air}=0.1$) have been investigated. The results have been compared with those of the Boltzmann distribution function. Moreover, increment in the amount of light gas along with UF_6 results in the decrement of p_{Vz} .

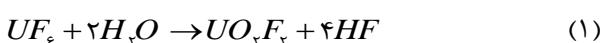
Keywords: Boltzmann equation, Hydrogen fluoride, Gas centrifuge, DSMC



جدول ۱. مروری بر مهم‌ترین تحقیقات صورت گرفته برای بررسی پدیده انتقال با روش مستقیم مونت کارلو

مرجع	موضوع	شماره	پژوهشگران
[۱۰]	یک الگوریتم جدید برای شبیه‌سازی اجسام با هندسه متخرک با روش DSMC ارائه کردند.	۱	جن و همکارانش
[۱۱]	به توسعه کد DSMC با استفاده از تئوری جنبشی (Fokker planck) برای شبکه‌بندی‌های غیرساختاریافت پرداختند.	۲	پفیفر و گرجی
[۱۲]	به بررسی شار جرمی محوری داخل یک استوانه درخان با سرعت بالا بر اساس ترم می‌بعد در راستای شعاعی با استفاده از روش DSMC پرداختند و نتایج خود را با مدل انساگر تعیین‌یافته مقایسه نمودند و به نتایج مشابهی دست یافتند.	۳	پرادهان و کاماران
[۱۳، ۱]	به بررسی تأثیر ورود خروک در ناحیه رقیق به ماسین سانتریفیوژ گازی با روش DSMC پرداختند و با استفاده از کوپل ناچیه رقیق و پیوسته پارامترهای جداسازی درون روتور را محاسبه کردند.	۴	خواجه - نوری و همکاران
[۱۴]	به بررسی انتقال حرارت در گازهای رقیق چند قطبی محدود شده در بین صفات موادی پرداختند.	۵	تنتوس و همکارانش
[۱۵]	به بررسی تغییرات غلظت برای گازهای هلیم، آرگون و زینان در داخل یک ماسین سانتریفیوژ در یک بعد پرداخت و پروفایل‌های فشار، غلظت و سرعت چرخشی را بر حسب شعاع به دست آورد.	۶	برد
[۱۶]	با موادی سازی کد DSMC روش روتور را برای یک صفحه دو بعدی در نزدیکی ناچیه پیوسته مورد بررسی قرار دادند.	۷	تیستگ و همکارانش
[۱۷]	بر اساس روش DSMC کدی برای مدل سازی خنک - کنده‌های تعبیری مشتمل بر مخلوطی از دو گاز مورد بررسی قرار دادند.	۸	بارلتا
[۱۸]	مدل‌های مولکولی مختلفی را برای شبیه‌سازی جریان گاز رقیق با استفاده از روش DSMC ارایه کرده و نشان دادند که هر یک از این مدل‌ها، با درجات مخلوطی از موافقیت همراه است.	۹	پراسانس و همکارش
[۱۹]	به بررسی مخلوط گازی با عدد نادسن بالا در یک میکروکالال با روش DSMC پرداختند. آن‌ها تغییرات ضربی اختلاط نسبت به عدد ماخ و معکوس عدد نادسن را به دست آوردند. نتایج شبیه‌سازی نشان داد که سرعت و دمای جریان پیش‌ترین تأثیر را در ضربی اختلاط گازها با یکدیگر دارد و خواص دیواره، اگرچه روی پروفایل‌های سرعت و دما تأثیر می‌گذارد، ولی اثر کمی بر روی طول اختلاط دارد.	۱۰	ونگ ولی
[۲۰]	با بهبود ساختار شبکه‌بندی و گام زمانی روش DSMC کدی جهت استفاده برای جریان‌های داخلی و خارجی ارایه نمودند.	۱۱	وو و همکارانش
[۲۱]	آن‌ها جریان گاز داخل سیلندر را به دو بخش تقسیم کردند. بخش اول که نزدیک محور دوران و در ناحیه رقیق قرار گرفته است با معادله بولتزمن و روش شبیه‌سازی مستقیم مونت کارلو مدل سازی شد. بخش دوم که گاز نزدیک دیواره سیلندر و در ناحیه بیطب قطر گرفته است با معادله ناپیر استوکس مدل سازی شد.	۱۲	روبلین و همکارش
[۲۲]	به بررسی دینامیک مولکولی گاز و جریان گاز رقیق با روش DSMC پرداخت.	۱۳	برد

از آنجا که فشار اغلب تجهیزات واحدهای فرایند غنی‌سازی کمتر از فشار اتمسفر می‌باشد، در طی عملیات غنی‌سازی رطوبت هوا به دفعات و در مکان‌های مختلف زنجیره‌ها به لوله سیال نشت می‌کند و طی واکنش زیر سبب تولید رسوب بر روی سطوح داخلی ماسین سانتریفیوژ می‌گردد [۲۳].



به دست آوردن داده‌های سینتیکی قابل اعتماد برای واکنش بین گاز هگزافلوراید اورانیم با رطوبت هوا درون ماسین

۱. مقدمه

استفاده فراینده از ایزوتوپ‌های پایدار و جداسازی ایزوتوپی عموماً ناشی از تقاضای تحقیقات بنیادی فیزیک، شیمی، روش‌های تشخیص و درمان بزشکی و توسعه مواد جدید است و مصرف آن‌ها روزبه‌روز در حال افزایش می‌باشد. بنابراین نیاز به توسعه روش‌هایی برای جداسازی ایزوتوپ‌های پایدار وجود دارد. طراحی مجدد سانتریفیوژها برای اهداف جدید، با استفاده از مدل‌های محاسباتی بر مبنای مدل سازی جریان داخلی می‌باشد [۳-۱]. در یک ماشین سانتریفیوژ گازی، گاز با ترکیبی از دو یا چند ایزوتوپ وارد روتور می‌شود و تحت تأثیر نیروی گریز از مرکز شدیدی که ناشی از دوران روتور این ماشین در یک محفظه خلاً می‌باشد، جداسازی صورت می‌پذیرد. به دلیل نفوذ فشاری، جزء سنگین‌تر به دیواره نزدیک می‌شود و جزء سبک‌تر به محور روتور و به این ترتیب جدایش شعاعی بین ایزوتوپ‌ها یا گازهای چند جزیی رخ می‌دهد [۴]. از ابتدای توسعه سانتریفیوژ، روش‌های جایگزینی مانند روش اونساگر^۱ برای حل معادلات حاکم بر جریان گاز درون لایه استوارتسون روتور (لایه‌ای نازک کنار دیواره روتور که جرم غالب گاز در آن قرار دارد) ارایه شد و سپس با استفاده از معادله پیوستگی جرم و استفاده از روش تقریب میانگین شعاعی تغییرات غلظت در راستای محوری برای انواع ایزوتوپ‌های گازی توسط کهن حل گردید [۵-۶]. سابرمایر در سال ۱۹۶۱ به منظور ساده‌سازی بیش‌تر، بهطور کامل از اثر کپ‌ها صرف‌نظر نمود و با فرض این که تغییرات جریان در راستای شعاع است، به حل معادلات پرداخت [۷]. اولاندر با مقایسه‌ای که بین این روش‌ها انجام داد، نشان داد که نتایج حاصل، تفاق خوبی با یکدیگر دارند [۸]. گانزبرگر و وود در سال ۱۹۸۲ با استفاده از روش المان محدود به حل تقریبی معادله اونساگر همگن پرداختند. این سانتریفیوژ شامل دو جریان ورودی و دو جریان خروجی در دو انتهای کپ‌ها و در خلاف جهت یکدیگر بود. حل معادلات انساگر همگن برای دو حالتی که گراديان دمای خطی دیواره و محرك جریان محوری اعمال شود، انجام گرفته است [۹]. با پیشرفت سیستم‌های محاسباتی، روش‌های دقیق‌تری همچون روش‌های لاغرانژی مورد استفاده قرار گرفتند. یکی از این روش‌ها، روش شبیه‌سازی مستقیم مونت کارلو می‌باشد (DSMC^۲) که برای شبیه‌سازی جریان‌های گاز رقیق مورد استفاده قرار می‌گیرد. بر اساس مطالعات صورت گرفته، لیستی از مهم‌ترین کارهای انجام شده توسط محققین با استفاده از روش مستقیم مونت کارلو بر روی پدیده‌های انتقال در جدول ۱ ارایه شده است.

1. Onsager

2. Direct Simulation Monte-Carlo



از محرك حرارتی روی دیواره روتور برای افزایش جدایش، استفاده کرد و این گونه یک حرکت محوری در راستای ارتفاع روتور ایجاد می‌گردد. در واقع اگر یک گرادیان دمای مثبت (در جهت افزایش ارتفاع روتور) روی دیواره روتور اعمال گردد، با کاهش چگالی، متناسب با آن نیروی خارجی رو به پایین کاهش پیدا می‌کند و در نتیجه نیروی شناوری بر نیروی گرانش و نیروهای ویسکوز لایه‌های سیال غلبه کرده و سیال رو به بالا حرکت می‌کند.

در این مقاله پارامترهای هیدرودینامیکی در داخل یک روتور سانتریفیوژ گازی در حضور گازهای سبک هیدروژن فلوراید و هوا با روش‌های DSMC و تابع توزیع بولتزمن مورد بررسی قرار گرفته است.

۱.۲ معادله حاکم

معادله حاکم توصیف‌کننده جریان گاز رقیق، معادله بولتزمن می‌باشد که به صورت زیر نوشته می‌شود [۲۷، ۲۸].

$$\frac{\partial f}{\partial t}(\vec{r}, \vec{v}_1, t) + \vec{v}_1 \nabla_{\vec{r}} f(\vec{r}, \vec{v}_1, t) + \frac{F}{m} \nabla_{\vec{v}_1} f(\vec{r}, \vec{v}_1, t) = \int d^3 v_1 \int d\sigma(\Omega') \cdot [f'_1 f'_2 - f'_1 f'_2] |\vec{v}_2| \quad (2)$$

در این رابطه \vec{v} سرعت مولکولی، \vec{F} نیروهای خارجی بر واحد جرم و σ سطح‌قطع دیفرانسیلی برخورد می‌باشد. در این معادله، تابع توزیع ذره متغیر وابسته و مکان، زمان و سرعت، متغیرهای مستقل هستند. در رابطه (۲) اولین عبارت نرخ تغییرات تعداد مولکول‌های نوع \vec{v}_1 در فضای مسیریابی مولکولی می‌باشد (مولکول‌های قبل از برخورد را می‌توان با مولکول‌های گروه \vec{v}_1 و \vec{v}_2 و مولکول‌های بعد از برخورد را با مولکول‌های گروه $*\vec{v}_1$ و $*\vec{v}_2$ نشان داد). عبارت دوم، جابه‌جایی مولکول‌ها در میان یک حجم سیال توسط سرعت مولکولی \vec{v}_2 را نشان می‌دهد. عبارت سوم، جابه‌جایی مولکول‌ها با سرعت \vec{v}_2 بر اثر اعمال نیروی خارجی \vec{F} را نشان می‌دهد و عبارت چهارم، انتگرال برخورد دوتایی می‌باشد. عبارت $(f'_1 f'_2 - f'_1 f'_2)$ برخورد مولکول‌های نوع \vec{v}_1 را با مولکول‌های نوع \vec{v}_2 توصیف می‌نماید (که مولکول‌های نوع $*\vec{v}_1$ و $*\vec{v}_2$ را ایجاد می‌کنند) و به طور مشابه، در برخورد معکوس مولکول‌های نوع \vec{v}_2 با مولکول‌های نوع \vec{v}_1 برخورد کرده و مولکول‌های نوع \vec{v}_1 و \vec{v}_2 را ایجاد می‌کنند که با $(f'_1 f'_2)$ نمایش داده می‌شود.

حل معادله تحلیلی بولتزمن بهدلیل غیرخطی بودن، پیچیدگی عبارت‌های انتگرال برخورد و چند بعدی بودن معادله (t, x, X) بسیار مشکل است [۲۹]. روش‌های عددی گوناگونی برای حل معادله بولتزمن ارایه شده‌اند که همگی به دنبال پیدا کردن جمله مناسبی برای مدل کردن جمله برخورد هستند. جدیدترین روش حل عددی به کار رفته، روش DSMC

سانتریفیوژ همواره با مشکل همراه بوده است. بر اساس یک انتخاب منطقی فرض می‌گردد که تمام رسوب تولید شده بر اثر واکنش UF با رطوبت هوا به فرم UO_2F_2 (بیش از ۸۰ درصد) است [۲۴]. برطبق واکنش (۱) پس از واکنش گاز هگزافلوراید اورانیم با رطوبت هوا، رسوب جامد زرد رنگ UO_2F_2 و گاز HF تولید می‌گردد. گاز HF سبب خورندگی آبدندها و باعث شکست خلاء موجود در ماشین سانتریفیوژ می‌گردد. از آن جا که اثر گاز هیدروژن فلوراید همراه با گاز هگزافلوراید اورانیم در مقالات کمتر مورد بررسی قرار گرفته است [۲۵]، در این مقاله برای اولین بار با روش شبیه سازی مستقیم مونت‌کارلو به مطالعه تأثیر پروفایل جریان و غلظت گاز هگزافلوراید اورانیم همراه با گاز هیدروژن فلوراید در داخل سانتریفیوژ گازی پرداخته شده است. پروفایل‌های غلظت و فشار داخل یک سانتریفیوژ فرضی با مقادیر مختلف ۳، ۷، ۱۰ و ۱۵ درصد مولی گاز هیدروژن فلوراید همراه با گاز هگزافلوراید اورانیم با حضور گازهای هیدروژن فلوراید و هوا با ترکیب برابر ۵ و ۱۰ درصد مولی پرداخته شده است. نتایج با روش تحلیلی مورد مقایسه قرار گرفته است. همچنین تأثیر یک محرك خطی دمایی روی دیواره روتور بر ایجاد جریان محوری (برگشت کامل) یک ماشین سانتریفیوژ و در نتیجه ایجاد تغییرات غلظت برای هر جزء با توجه به جرم مولکولی آن گاز در راستای محوری و نیز تغییرات شار جرم محوری در راستای شعاع سانتریفیوژ مورد بررسی قرار گرفته است.

۲. تئوری

هنگامی که یک ماشین سانتریفیوژ گازی با سرعت بسیار بالا در چرخش است و در اثر این چرخش، بیش از ۹۹ درصد گاز در قسمت دیواره ماشین قرار می‌گیرد، گاز در این ناحیه را می‌توان گاز پیوسته دانست. گاز پیوسته در حدود یکدهم شعاع روتور را شامل می‌شود؛ معادلات گاز پیوسته در این ناحیه صادق هستند و می‌توان با حل معادلات ناویراستوکس^۱ رفتار گاز در این ناحیه را به دست آورد [۱]. مولکول‌های گاز پس از قرار گرفتن در یک ماشین سانتریفیوژ، با همان سرعت و جهتی که داشته‌اند به حرکت خود ادامه می‌دهند تا این‌که به دیواره روتور یا مولکول‌های دیگری که تحت تأثیر نیروی گریز از مرکز قرار گرفته‌اند برخورد کنند. پس از برخورد، متوجه حضور در میدان گریز از مرکز می‌شوند و پس از طی زمان گذار، به طور کامل با میدان گریز از مرکز هماهنگ شده و با سرعت دورانی برابر با سرعت دورانی روتور شروع به چرخش می‌نمایند. در این حالت، که اصطلاحاً به آن گردش صلب گفته می‌شود، گاز به حالت تعادل می‌رسد. می‌توان در داخل یک ماشین سانتریفیوژ

1. Navier-Stokes Equations



\bar{N} بیان گر متوسط مقدار N می باشد. انتخاب جفت مولکول برخورد کننده با احتمال زیر صورت می گیرد:

$$\sigma_T C_r / (\sigma_T C_r)_{\max} \quad (7)$$

از میان بیشینه جفتهای ممکن، جفتی انتخاب می شود که نسبت بالا برای این جفت بزرگ تر از عدد تصادفی R_f انتخاب شده باشد. به طور کلی روش DSMC به مراحل زیر تقسیم می شود:

- مقداردهی اولیه
- شبکه بندی ناحیه محاسباتی
- حرکت دادن ذرات و برخورد با سطح
- برخورد ذرات با یکدیگر
- نمونه گیری
- برگشت به قسمت سوم.

۲۰.۱.۲ روش تحلیلی (روش تابع توزیع بولتزمن) در یک سانتریفیوژ در حال چرخش با سرعت ω (رادیان بر ثانیه) گاز با چگالی ρ در شاعر r تحت نیروی گریز از مرکز برابر با $\omega^2 r \rho$ در حجم واحد قرار می گیرد که برابر با گرادیان فشار در آن نقطه است [۴].

$$\frac{dp}{dr} = \omega^2 r \rho \quad (8)$$

$$P = \frac{\rho_c T}{M} \quad (9)$$

با جایگذاری رابطه (۸) در رابطه (۹)، عبارت زیر به دست می آید:

$$\frac{1}{P} \frac{dP}{dr} = \frac{M \omega^2 r}{R_G T} \quad (10)$$

با انتگرال گیری از رابطه (۱۰)، نسبت فشار یا نسبت چگالی از محور تا دیواره روتور سانتریفیوژ مطابق با رابطه زیر به دست می آید:

$$\frac{P(r)}{P_R} = \frac{\rho(r)}{\rho_R} = \exp \left[-\frac{MV_w^2}{2R_G T} \left(1 - \frac{r^2}{R^2} \right) \right] \quad (11)$$

فشار در دیواره روتور می باشد. با صرف نظر کردن از تأثیر گرانش و با در نظر گرفتن چرخش سیلندر در مدت زمان کافی برای رسیدن به تعادل، چگالی عددی گاز داخل استوانه دوار به صورت تابعی از شاعر سیلندر محاسبه می شود. انرژی یک ذره در جریان متقاضی محوری مخلوط گاز در یک استوانه دوار از رابطه زیر به دست می آید:

می باشد که بر اساس اصل جداسازی برخورد و حرکت مولکول ها در یک بازه زمانی کوچک تر از متوسط زمان برخورد مولکول ها، معادله بولتزمن را شبیه سازی می کند [۱۵-۱۰].

۱۰.۱.۲ روش شبیه سازی مستقیم مونت کارلو

روش شبیه سازی مستقیم مونت کارلو اولین بار توسط برد [۲۲] ارایه شد. این روش برای مدل سازی جریان های گاز رقیق می باشد که بر اساس شبیه سازی مستقیم فیزیکی عمل می کند. در این روش برخورد بین مولکولی و حرکت مولکول ها در یک بازه زمانی از هم جدا می شود به طوری که این بازه زمانی کوچک تر از متوسط زمان برخورد مولکول ها باشد. سرعت، مختصات مکانی و انرژی درونی هر یک از مولکول ها در کامپیووتر ذخیره شده و با حرکت مولکول ها در طی زمان عوض می شود. در این روش تعداد زیادی از مولکول های مدل به منظور شبیه سازی مولکول های واقعی به کار می روند که تعداد آن ها به مرتبه کمتر از مولکول های واقعی است. بنابراین هر مولکول مدل، بیان گر تعداد زیادی از مولکول های واقعی است. دامنه محاسباتی به تعداد زیادی سلول و زیرسلول تقسیم می شود. برای انجام محاسبات برخورد در زیر سلول از روش NTC معرفی شده توسط برد استفاده شده است [۱۵]. احتمال برخورد بین دو مولکول شبیه سازی شده در یک بازه زمانی برابر است با:

$$P = F_n \sigma_T C_r \Delta t / V_c \quad (3)$$

F_n بیان گر تعداد مولکول های واقعی است که توسط یک مولکول مدل جانشین شده، V_c حجم سلول، σ_T سطح مقطع برخورد کل که تابعی از سرعت نسبی بین دو مولکول می باشد و C_r سرعت نسبی بین دو مولکول است. بیشینه احتمال برخورد به صورت زیر تعریف می شود:

$$P_{\max} = F_n (\sigma_T C_r)_{\max} \Delta t / V_c \quad (4)$$

nV_c بیان گر متوسط تعداد مولکول های واقعی در هر سلول است. بنابراین متوسط تعداد مولکول های شبیه سازی شده به صورت رابطه (۵) تعریف می شود:

$$N = nV_c / F_n \quad (5)$$

n چگالی عددی گاز واقعی می باشد. در روش DSMC تعداد بیشینه جفتهای انتخاب شده در یک بازه زمانی برابر است با:

$$.5 \bar{N} N F_n (\sigma_T C_r)_{\max} \Delta t / V_c \quad (6)$$

1. No Time Counter



گازی ۸۰ درصد مولی هگزافلوراید اورانیم (UF₆), ۱۰ درصد مولی هیدروژن فلوراید (HF) و ۱۰ درصد مولی هوا (Air) اختبار شده است. از آنجا که در شرط مرزی نوع انتشاری، ذرات پس از برخورد با دیواره با سرعتی متناسب با سرعت دیواره و دمای آن انعکاس پیدا می‌کنند، تمامی شرایط مرزی انتخابی برخورد با دیواره از نوع انتشاری درنظر گرفته شده است و بهدلیل تقارن در یک ماشین سانتریفیوژ در حالت چرخش صلب و برگشت کامل، از مختصات متقارن محوری استفاده گردیده است. جریان حاصل از شبیه‌سازی با روش DSMC با انتخاب مقدار بازه زمانی $s = 1 \times 10^{-5}$ پس از ۱/۰۰۰/۰۰۰ تکرار به پایداری رسیده است. برای کمینه شدن خطای آماری و همچنین نزدیک شدن جواب DSMC به جوابی از معادله بولتزمن، تعداد ذرات شبیه‌سازی باید به اندازه کافی زیاد باشد اما به دلیل افزایش زمان محاسباتی، نباید از ظرفیت سیستم محاسباتی تجاوز کند. تعداد مولکول‌های شبیه‌سازی در این تحقیق برابر ۵۰۰/۰۰۰ مولکول شبیه‌سازی شده می‌باشد و تعداد کل مولکول‌ها بر واحد حجم که به طور یکنواخت در محیط شبیه‌سازی قرار می‌گیرند برابر 1.406×10^{21} انتخاب گردیده است. تعداد شبکه‌های مورد استفاده در شبیه‌سازی 300×300 انتخاب شده و در کنار دیواره از شبکه‌های غیریکنواخت استفاده شده است. جهت استفاده از برخوردهای همسایه در مرحله برخورد ذرات با یکدیگر، از تکنیک زیرشبکه استفاده شده است. تعداد زیرشبکه‌های مورد استفاده در هر شبکه برابر ۴ درنظر گرفته شده است. برای یک مسئله متعادل، شرایط اولیه روی حل نهایی روش DSMC اثر نمی‌گذارد، اما روی زمان محاسبات تأثیر خواهد داشت. دمای اولیه مولکول‌های گاز K ۳۰۰ درنظر گرفته شده است. در حالت تعادلی، جریان مانند یک چرخش جسم صلب با سرعت چرخشی متناسب با شعاع روتور عمل می‌کند. شکل ۱ تغییرات خطی سرعت چرخشی داخل یک ماشین سانتریفیوژ برای گاز هیدروژن فلوراید و هگزا فلوراید اورانیم با استفاده از مدل کروی سخت تغییرپذیر با روش DSMC را نشان می‌دهد. نتایج به دست آمده از حل DSMC، نشان‌دهنده رفتار خطی سرعت چرخشی برای گاز هیدروژن فلوراید در شبیه‌سازی می‌باشد. به عبارت دیگر در مورد گازهای انتخابی، فرض $V=V_0$ برای حل تحلیلی فرض درستی می‌باشد. ولی باید به این نکته توجه داشت که با تغییر جنس گاز به یک گاز سنگین‌تر مثل هگزافلوراید اورانیم، به علت انباست شدید مولکول‌های گاز به دیواره، فرض تغییرات خطی برای سرعت چرخشی قابل قبول نخواهد بود و سرعت چرخشی گاز هگزافلوراید اورانیم از محور تا دیواره به صورت تابع نمایی افزایش می‌باید.

$$E(r) = \frac{1}{2} I \omega^2 = \frac{1}{2} r^2 \omega^2 \quad (12)$$

اثرات چرخش نیز مشابه اثرات اضافی میدان روی سیستم است و با رابطه (13) بیان می‌گردد:

$$U(r) = -\frac{1}{2} m r^2 \omega^2 \quad (13)$$

با استفاده ازتابع توزیع بولتزمن برای چگالی عددی یک ذره و استفاده از رابطه (13) در آن، چگالی عددی در راستای شعاعی به صورت زیر قابل محاسبه می‌باشد:

$$n(r) = A \exp\left(-\frac{U(r)}{kT}\right) = A \exp\left(\frac{m r^2 \omega^2}{2 k_B T}\right) \quad (14)$$

که در آن فاکتور نرمال‌سازی A به صورت زیر به دست می‌آید:

$$A = \frac{Nm\omega^2}{2\pi kT} \left[\exp\left(\frac{m R^2 \omega^2}{2 k_B T}\right) - 1 \right]^{-1} \quad (15)$$

با محاسبه A چگالی عددی نسبت به شعاع یک ماشین سانتریفیوژ به صورت زیر نوشته می‌شود:

$$n(r) = \frac{Nm\omega^2}{2\pi k_B T L} \frac{\exp\left(\frac{m r^2 \omega^2}{2 k_B T}\right)}{\exp\left(\frac{m R^2 \omega^2}{2 k_B T}\right) - 1} \quad (16)$$

در روابط بالا، N تعداد کل مولکول‌ها، m جرم مولکول گاز، M جرم مولکولی گاز (حاصل ضرب جرم مولکول در عدد آووگادرو)، ω سرعت زاویه‌ای، k_B ثابت بولتزمن، T دمای مطلق، L طول استوانه، R شعاع استوانه، R_G ثابت جهانی گازها و r مسیر شعاعی می‌باشد.

۳. نتایج

سانتریفیوژ فرضی مورد بررسی، استوانه‌ای به طول ۰/۲ m و شعاع ۰/۱ m است که با سرعت زاویه‌ای ثابت ۶۰۰۰ دور بر دقیقه یا 6000 m.s^{-1} در حال چرخش است. مخلوط گازی درون استوانه حاوی ۳ درصد مولی هیدروژن فلوراید (HF) و ۹۷ درصد مولی هگزافلوراید اورانیم (UF₆), ۷ درصد مولی هیدروژن فلوراید (HF) و ۹۳ درصد مولی هگزافلوراید اورانیم (UF₆), ۱۰ درصد مولی هیدروژن فلوراید (HF) و ۹۰ درصد مولی هگزافلوراید اورانیم (UF₆), ۱۵ درصد مولی هیدروژن فلوراید (HF) و ۸۵ درصد مولی هگزافلوراید اورانیم (UF₆) انتخاب شده است. همچنین دو مخلوط سه‌جزیی شامل ۹۰ درصد مولی هگزافلوراید اورانیم (UF₆), ۵ درصد مولی هیدروژن فلوراید (HF) و ۵ درصد مولی هوا (Air) و مخلوط



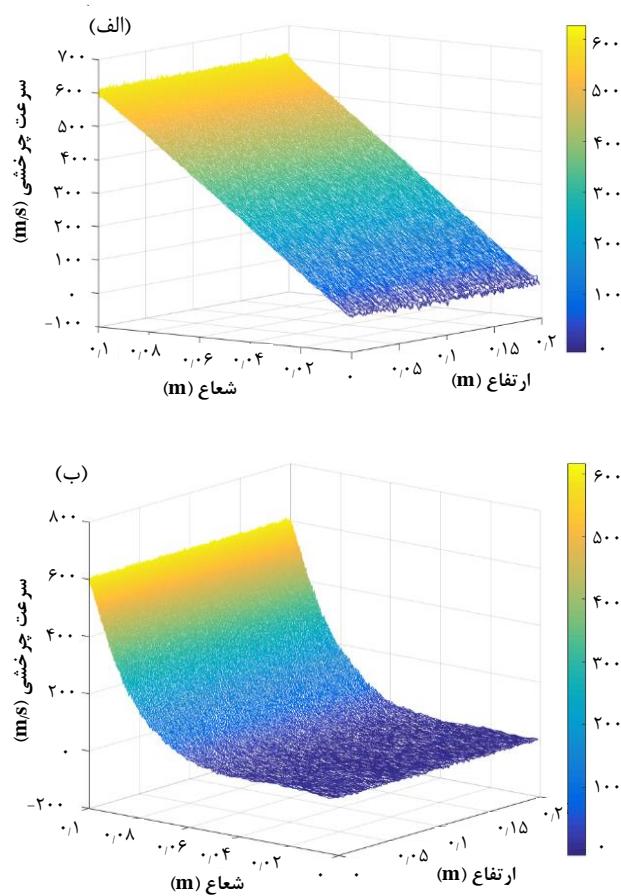
اثرات به صورت میکروسکوپیک لحاظ گردیده است لذا می‌توان گفت که نتایج به دست آمده از روش DSMC نتایج قابل قبول تری نسبت به نتایج حل تحلیلی می‌باشند.

شکل ۳ تغییرات دانسیته مخلوط گازی اجزاء (الف) ۹۰ درصد گاز هگزافلوراید اورانیم و (ب) ۱۰ درصد هیدروژن فلوراید در راستای شعاعی داخل روتور ماشین سانتریفیوژ با روش DSMC را نشان می‌دهد. چگالی ذرات در جهت شعاعی در طول دیواره از بالا به پایین افزایش می‌باید. ایجاد گرادیان خطی روی دیواره روتور سبب تغییر دانسیته بر روی دیواره گردیده به طوری که در بالای روتور بیشترین مقدار چگالی ایجاد شده است.

شکل ۴ تغییرات فشار کل مخلوط گازی در راستای شعاعی در یک ماشین سانتریفیوژ با روش DSMC و تحلیلی را نشان می‌دهد. با توجه به شکل ۴ نتایج فشار با روش تحلیلی (با توجه به رابطه ۱۱) و DSMC دارای اختلاف ناچیزی با یکدیگر بهویژه در قسمت محوری روتور می‌باشند. مقدار تغییرات شعاعی فشار کل، داخل روتور بر اساس حاصل جمع فشار جزیی هریک از گازها به دست آمده است.

شکل ۵ تغییرات شار جرمی محوری در جهت شعاع برای مقادیر مختلف گاز سبک هیدروژن فلوراید همراه گاز DSMC هگزافلوراید اورانیم در ارتفاع ۱۰ سانتی‌متری با روش را نشان می‌دهد. با توجه به اعمال گرادیان دمایی روی دیواره روتور، جریان در نزدیک دیواره به سمت بالا و در ابتدای لایه استوارتسون به سمت پایین حرکت می‌کند. این جریان رفت و برگشتی به سمت بالا و پایین روتور حاکی از ایجاد یک جریان چرخشی در لایه استوارتسون می‌باشد. همچنین با افزایش مقدار درصد مولی گاز سبک، شار جرمی محوری در جهت شعاع در نزدیک دیواره (در لایه استوارتسون) کاهش یافته است.

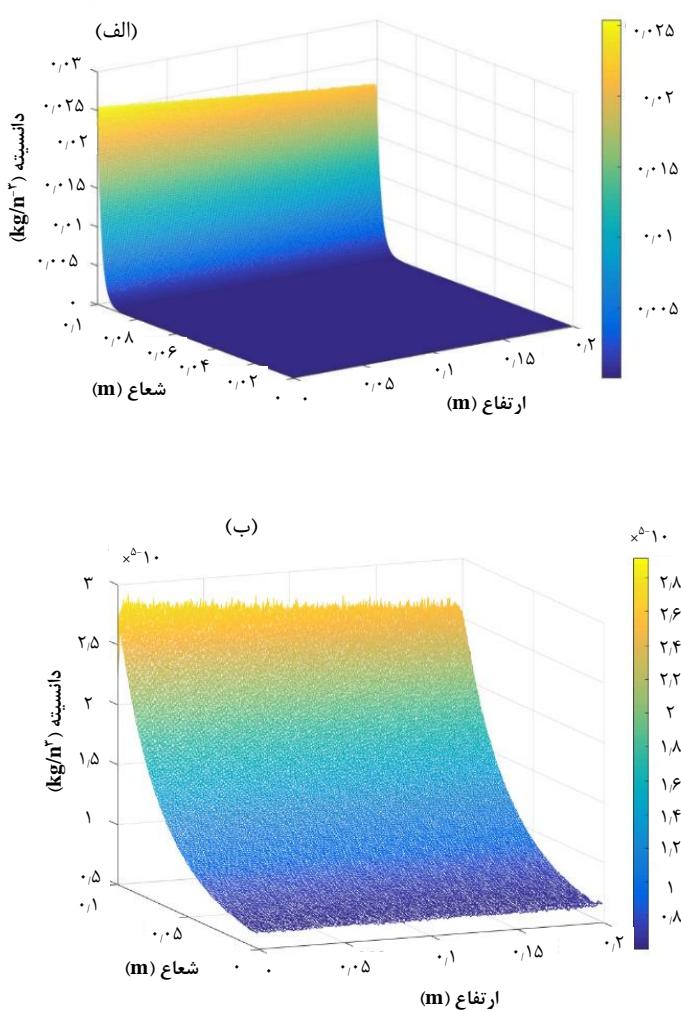
از آن جا که روش DSMC یک روش گذرا بوده و پس از گذشت زمان مناسب به پایداری جریان و غلظت می‌رسد، از این رو می‌توان با استفاده از مقادیر تغییر غلظت در هر تکرار نسبت به تکرار قبلی آن از رسیدن به جریانی پایدار اطمینان حاصل کرد. شکل ۶ نشان می‌دهد که نتایج تغییرات غلظت برای مخلوط گازی ۹۰ درصد گاز هگزافلوراید اورانیم و ۱۰ درصد هیدروژن فلوراید به عنوان نمونه در زمان‌های اولیه اجرا دارای ناپایداری بالایی می‌باشد که با گذشت زمان و رسیدن به تعادل، نوسانات غلظت کاهش می‌یابد به‌گونه‌ای که مقدار اختلاف بین تکرارهای $600/000$ و $1/000/000$ ناچیز می‌گردد. این امر نشان‌دهنده پایداری نتایج غلظت به دست آمده از شبیه‌سازی پس از $1/000/000$ تکرار می‌باشد.



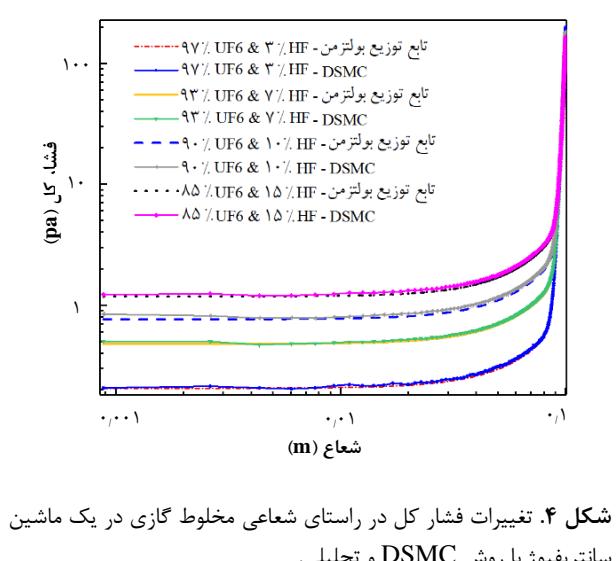
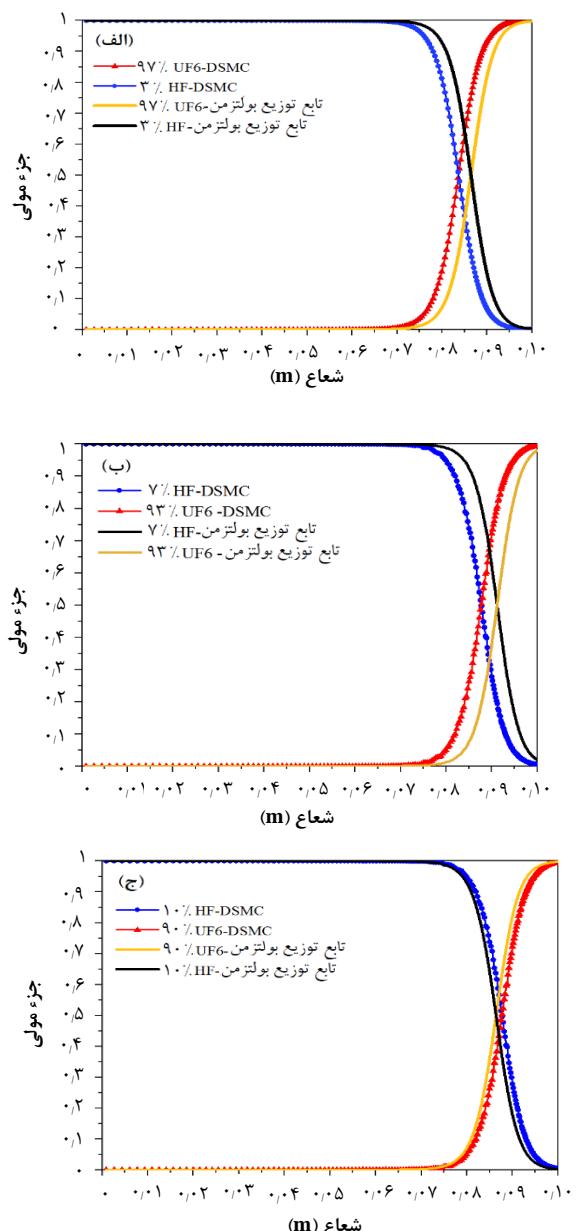
شکل ۱. تغییرات خطی سرعت چرخشی داخل یک ماشین سانتریفیوژ برای گازهای (الف) هیدروژن فلوراید و (ب) هگزا فلوراید اورانیم با استفاده از مدل کروی سخت تغییرپذیر با روش DSMC

شکل ۲ تغییرات غلظت مخلوط گازی (الف) ۹۷ درصد گاز هگزافلوراید اورانیم و ۳ درصد هیدروژن فلوراید، (ب) ۹۳ درصد گاز هگزافلوراید اورانیم و ۷ درصد هیدروژن فلوراید، (ج) ۹۰ درصد گاز هگزافلوراید اورانیم و ۱۰ درصد هیدروژن فلوراید، (د) ۸۵ درصد گاز هگزافلوراید اورانیم و ۱۵ درصد هیدروژن فلوراید در راستای شعاعی ماشین سانتریفیوژ با روش DSMC و حل تحلیلی (با توجه به رابطه ۱۶) را نشان می‌دهد. مقادیر غلظت هر جزء در شبیه‌سازی مونت‌کارلو از نسبت تعداد مولکول‌های هر جزء به تعداد کل مولکول‌های واقع شده در هر شبکه محاسبه گردیده است. با افزایش میزان گاز سبک و کاهش مقدار جزء سنگین‌تر، نمودار غلظت روش DSMC به روش تحلیلی نزدیک‌تر می‌شود به‌طوری که این اختلاف در شکل ۲ دسیمار ناچیز می‌باشد. اختلاف تغییرات غلظت به دست آمده از روش حل تحلیلی با نتایج روش DSMC را می‌توان به دلیل عدم درنظر گرفتن اثرات واقعی سطح مقطع برخورد، ضریب نفوذ و اثرات ضربی ویسکوزیته در محاسبه قطر مؤثر در حل‌های تحلیلی دانست؛ در روش DSMC تمامی این





شکل ۳. تغییرات دانسیته مخلوط گازی اجزاء (الف) ۹۰ درصد گاز هگرافلوراید اورانیم و (ب) ۱۰ درصد هیدروژن فلوراید با روش DSMC در یک ماشین سانتریفیوژ.



شکل ۴. تغییرات فشار کل در راستای شعاعی مخلوط گازی در یک ماشین سانتریفیوژ با روش DSMC و تحلیلی.

شکل ۲. تغییرات شعاعی غلظت مخلوط گازی (الف) ۹۷ درصد گاز هگرافلوراید اورانیم و ۳ درصد هیدروژن فلوراید، (ب) ۹۳ درصد گاز هگرافلوراید اورانیم و ۷ درصد هیدروژن فلوراید، (ج) ۹۰ درصد گاز هگرافلوراید اورانیم و ۱۰ درصد هیدروژن فلوراید، (د) ۸۵ درصد گاز هگرافلوراید اورانیم و ۱۵ درصد هیدروژن فلوراید در یک ماشین سانتریفیوژ با روش DSMC و روش حل تحلیلی.



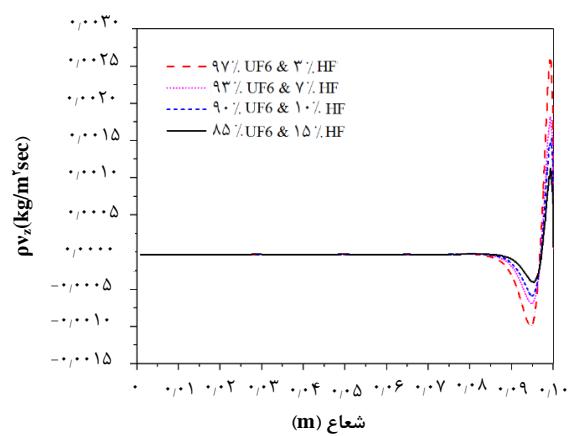
هوا مشهودتر بوده و برای گاز هگزافلورايد اورانیم (با افزایش وزن مولکولی) کمتر می شود. در شکل ۷، دو مخلوط گازی با روش DSMC با یکدیگر مقایسه شده‌اند. همچنین نتایج نشان می‌دهد که با افزایش حضور گاز سبک غلظت جزء سنگین در قسمت بالای دیواره سانتریفیوژ کاهش بافت و غلظت جزء سبک در پایین سانتریفیوژ افزایش می‌یابد. همچنین شکل ۷ نشان می‌دهد که پروفایل غلظت جزء سنگین تر (هگزا فلورايد اورانیم) در جهت شعاع ماشین با شیب مثبت و افزایشی به غلظت بالاتر متمایل شده و جزء سبک‌تر (گاز هوا) با شیب منفی از محور روتور در جهت شعاع به غلظت کمتر متمایل شده است. جزء میانی (گاز هیدروژن فلورايد) نیز دارای دو شیب مثبت و منفی از محور روتور در جهت شعاع می‌باشد.

شکل ۸ نمودار تغییرات چگالی اجزا یک مخلوط گازی ۸۰ درصد گاز هگزافلورايد اورانیم، ۱۰ درصد هیدروژن فلورايد و ۱۰ درصد هوا با ایجاد یک محرك دمایی خطی روی دیواره با روش DSMC را نشان می‌دهد. با توجه به شکل ۸ ایجاد محرك دمایی روی دیواره باعث ایجاد تغییرات دانسیته روی دیواره شده به‌گونه‌ای که تغییرات چگالی اجزا روی دیواره به طور خطی از بالا به پایین افزایش یافته است.

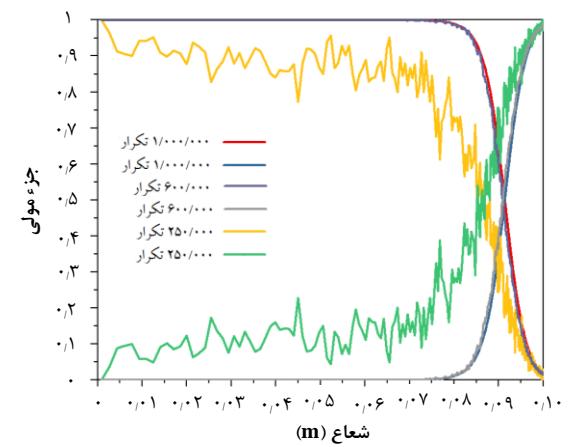
شکل ۹ تغییرات شار جرمی محوری در جهت شعاع در ارتفاع ۱۰ سانتی‌متری برای مقادیر مختلف گازهای سبک هیدروژن فلورايد و هوا به‌همراه گاز هگزافلورايد اورانیم با روش DSMC را نشان می‌دهد. با افزایش مقدار درصد مولی گازهای سبک، شار جرمی محوری در جهت شعاع در نزدیک دیواره (در لایه استوارتسون) کاهش یافته است که این امر باعث کاهش غلظت جز مطلوب در فرایند غنی‌سازی داخل ماشین سانتریفیوژ می‌شود.

۴. نتیجه‌گیری

در داخل یک ماشین سانتریفیوژ به دلیل اعمال نیروی گریز از مرکز ذرات سنگین‌تر در سمت دیواره روتور و ذرات سبک‌تر در محور روتور قرار می‌گیرند. در یک ماشین سانتریفیوژ جرم مولکولی گاز تأثیرات چشم‌گیری در نحوه شکل‌گیری تغییرات غلظت داخل یک روتور دارد. اگرچه در حل تحلیلی تغییرات شعاعی غلظت، اثرات واقعی سطح مقطع بخورد، ضربی نفوذ و اثرات ضربی ویسکوزیته در محاسبه قطر مؤثر لحظه نمی‌گردد، در روش DSMC تمامی این اثرات به صورت میکروسکوپیک لحظه گردیده است. از این‌رو می‌توان گفت که نتایج به دست آمده از روش DSMC نتایج قابل قبول‌تری نسبت به نتایج حل تحلیلی می‌باشند. نتایج نشان داد که افزایش حضور گاز سبک باعث کاهش فشار کل و کاهش غلظت جزء سنگین‌تر (گاز هگزافلورايد اورانیم) در نزدیک دیواره می‌گردد. با اعمال یک محرك حرارتی بر روی دیواره، می‌توان یک جریان محوری در درون روتور ایجاد کرد که این جریان محوری باعث تجمع



شکل ۵. تغییرات شار جرمی محوری در جهت شعاع برای مقادیر مختلف گاز سبک هیدروژن فلورايد همراه با گاز هگزافلورايد اورانیم با روش DSMC

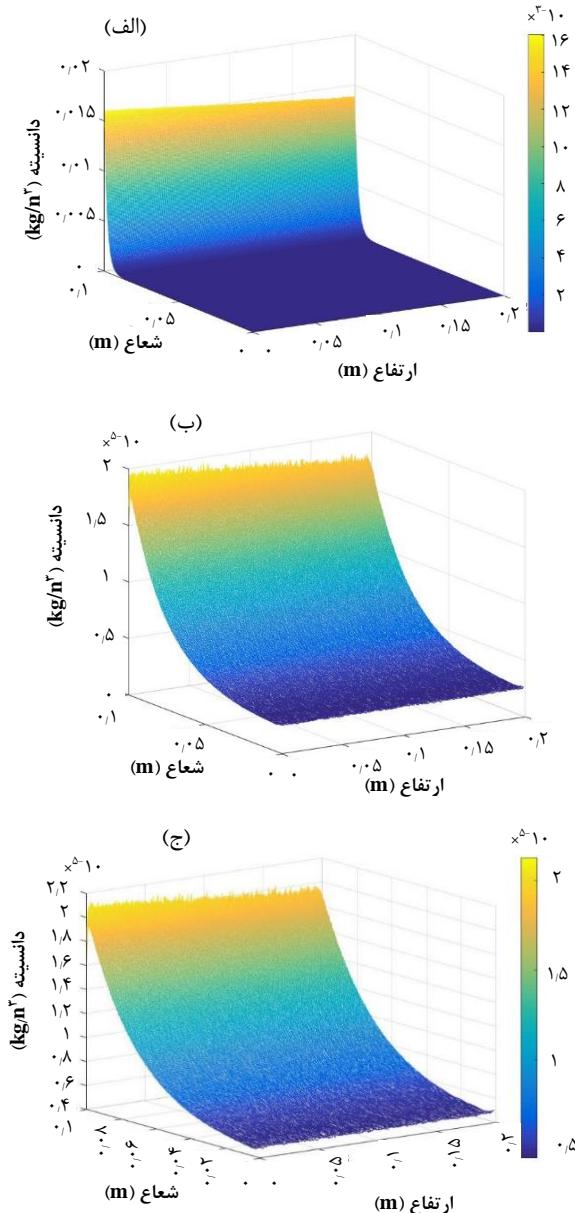


شکل ۶. وابستگی تغییرات غلظت برای گاز ۹۰ درصد گاز هگزافلورايد اورانیم و ۱۰ درصد هیدروژن فلورايد به تعداد تکرار.

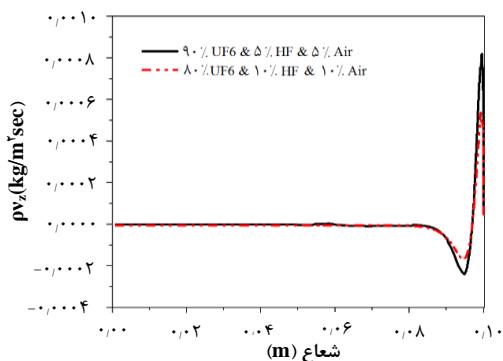
با توجه به واکنش ارایه شده در رابطه (۱)، یکی از واکنش‌های محتمل در ماشین سانتریفیوژ ترکیب گاز هگزافلورايد اورانیم با رطوبت موجود در تجهیزات و تولید گاز هیدروژن فلورايد می‌باشد که در این پژوهش برای اولین بار تأثیر پروفایل غلظت و جریان در حضور این گاز مورد بررسی قرار گرفته است. همچنین با توجه به احتمال حضور سایر گازهای سبک نظیر N_2 و O_2 و غیره، در این مقاله به تأثیر حضور گازهای سبک هیدروژن فلورايد و هوا به‌همراه گاز هگزا فلورايد اورانیم نیز پرداخته شده است.

شکل‌های ۷ الف و ۷ ب به ترتیب نمودار غلظت مخلوط گازی ۹۰ درصد گاز هگزافلورايد اورانیم، ۵ درصد هیدروژن فلورايد و ۵ درصد هوا و مخلوط گازی ۸۰ درصد گاز هگزافلورايد اورانیم، ۱۰ درصد هیدروژن فلورايد و ۱۰ درصد هوا با روش DSMC و روش حل تحلیلی را نشان می‌دهد. همچنین نتایج نشان می‌دهد که نمودار غلظت روش DSMC و تحلیلی در نواحی مرکزی داری اختلاف می‌باشد و با نزدیک شدن به دیواره سانتریفیوژ این اختلاف کاهش می‌یابد. همچنین این اختلاف برای گازهای سبک‌تر هیدروژن فلورايد و



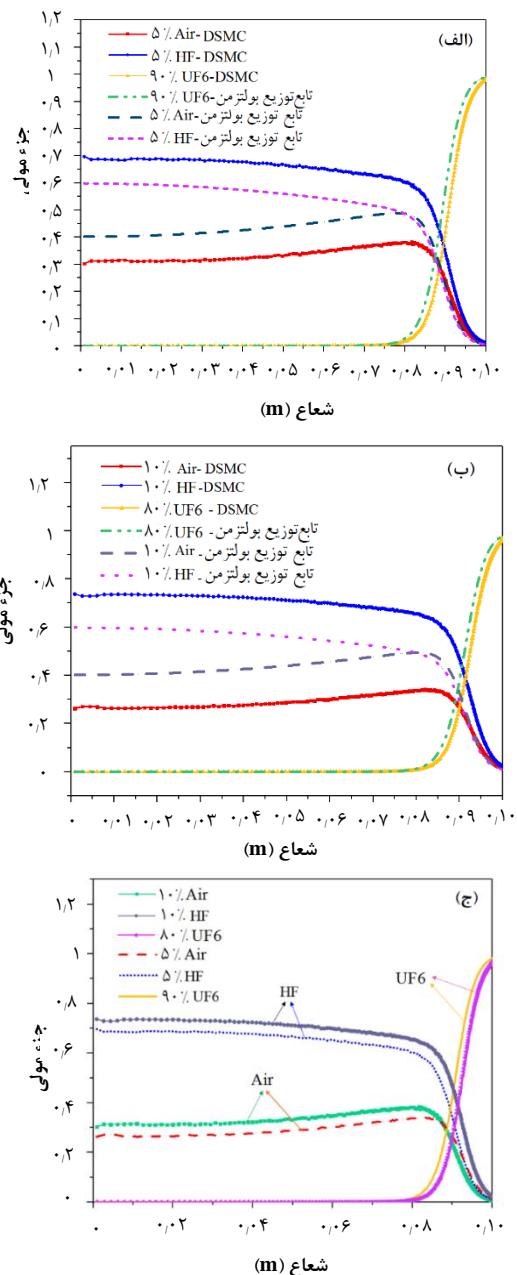


شکل ۸. تغییرات دانسیته مخلوط گازی اجزاء (الف) ۸۰ درصد گاز هگزافلورايد اورانیم (ب) ۱۰ درصد هیدروژن فلورايد و (ج) ۱۰ درصد هوا با روش DSMC در یک ماشین سانتریفیوژ.



شکل ۹. تغییرات شار جرمی محوری در جهت شعاع در ارتفاع ۱۰ سانتی‌متری برای مقدار ۵ درصد مولی از گازهای هیدروژن فلورايد و هوا و مقدار ۱۰ درصد مولی از گازهای هیدروژن فلورايد و هوا همراه با گاز هگزافلورايد اورانیم با روش DSMC.

مولکول‌های سنگین گاز در جهت حرکت جریان در کنار دیواره روتور تا بالای روتور می‌گردد و بهمین ترتیب اجزاء سبک‌تر در جهت حرکت جریان در سمت محور روتور تا انتهای جریان قرار می‌گیرند. در نتیجه می‌توان گفت که در یک ماشین سانتریفیوژ با اعمال یک محرك حرارتی بر روی دیواره روتور آن، می‌توان علاوه بر جدایش شعاعی، به یک جدایش محوری نیز دست یافت. حضور گاز سبک همراه با گاز هگزافلورايد اورانیم باعث کاهش شار جرمی محوری در جهت شعاع سانتریفیوژ می‌گردد و با افزایش میزان گازهای سبک، شار جرمی محوری در لایه استوارتسون کاهش می‌یابد.



شکل ۷. نمودار تغییرات شعاعی غلظت مخلوط گازی (الف) ۹۰ درصد گاز هگزافلورايد اورانیم، ۵ درصد هیدروژن فلورايد و ۵ درصد هوا، (ب) ۸۰ درصد گاز هگزافلورايد اورانیم، ۱۰ درصد هیدروژن فلورايد و ۱۰ درصد هوا با روش DSMC و روش حل تحلیلی و (ج) مقایسه دو مخلوط گازی در یک ماشین سانتریفیوژ با روش DSMC.



مراجع

1. M. Khajenoori, et al, *Modeling and simulating of feed flow in a gas centrifuge using the Monte Carlo method to calculate the maximum separation power*, Journal of Molecular Modeling, **25** (11), 333 (2019).
2. J. Safdari, A. Noroozi, R. Toumari, *Parameters optimization of a counter-current cascade based on using a real coded genetic algorithm*, Separation Science and Technology, **52**(18), 2855-2862 (2017).
3. V.D. Borisevich, et al, *On ideal and optimum cascades of gas centrifuges with variable overall separation factors*, Chemical Engineering Science, **116**, 465-472 (2014).
4. M. Benedict, *Nuclear Chemical Engineering*, McGraw-Hill Book Company, Second Edition, chapter 14 (1981).
5. H.G. Wood, J.B. Morton, *Onsager's pancake approximation for the fluid dynamics of a gas centrifuge*, J. Fluid Mech. **101**, 1-31 (1980).
6. K. Cohen, *The Theory of Isotope Separation as Applied to the Large Scale Production of U235*, 103-125 (1951).
7. Soubbaramayer, *Centrifugation*, Applied Physics, **35**, 183-244 (1979).
8. D.R. Olander, *The theory of uranium enrichment by the gas centrifuge*, Progress in Nuclear Energy, **8**(1), 1-33 (1981).
9. M.D. Gunzburger, H.G. Wood, *A finite element method for the Onsager pancake equation*, Computer methods in applied mechanics and engineering, **31**(1), 43-59 (1982).
10. W. Jin, J. Ruud Van Ommen, C.R. Kleijn, *Simulation of atomic layer deposition on nanoparticle agglomerates*, Physics of Fluids, **212**(1), 146-151 (2017).
11. M. Pfeiffer, M.H. Gorji, *Adaptive particle-cell algorithm for Fokker-Planck based rarefied gas flow simulations*, Physics of Fluids, **213**(1), 1-8 (2017).
12. S. Pradhan, V. Kumaran, *The generalized Onsager model for the secondary flow in a high-speed rotating cylinder*, Journal of Fluid Mechanics, **686**(1), 109-159 (2011).
13. M. Khajenoori, et al, *Modeling gas-granular flow in molecular using the DSMC method and continuum regions by Onsager's pancake equation with mass sources and sinks in a rotating cylinder*, Granular Matter, **21**(3), 63 (2019).
14. C. Tantos, D. Valougeorgis, A. Frezzotti, *Conductive heat transfer in rarefied polyatomic gases confined between parallel plates via various kinetic models and the DSMC method*, Int. J. Heat Mass Transfer, **88**, 636-651 (2015).
15. G.A. Bird, *The DSMC method*, The University of Sydney, 208-211 (2013).
16. K.C. Tseng, et al, *Simulations of subsonic vortex-shedding flow past a 2D vertical plate in the near-continuum regime by the parallelized DSMC code*, Comp. Phys. Comm, **183**(8), 1596-1608 (2012).
17. P. Barletta, *COOL: A code for dynamic Monte Carlo simulation of molecular dynamics*, Physics of Fluids, **183**(2), 438-439 (2012).
18. P.S. Prasanth, J.K. Kakkassery, *Molecular models for simulation of rarefied gas flows using direct simulation Monte Carlo method*, Fluid Dynamics Research, **40**(4), 233-252 (2008).
19. M. Wang, Z. Li, *Gas mixing in micro channels using the direct simulation Monte Carlo methods*, International Journal of Heat and Mass Transfer, **49**, 1696-1702 (2005).
20. J-S. Wu, K-C. Tseng, Fu-Y Wu, *Parallel three-dimensional DSMC method using mesh refinement and variable time-step scheme*, Physics of Fluids, **162**(1), 166-187 (2004).
21. P. Roblin, F. Doneddu, *Rarified gas dynamics: 22nd International Symposium*, 169 -173 (2001).
22. G.A. Bird, *Molecular gas dynamics and the direct simulation of gas flows*, Oxford University Press, New York, (1994).
23. R.D. Bundy, E.B. Munday, *The Oak Ridge K-25 Site is managed by Martin Marietta Energy Systems*, Inc. for the U.S. Department of energy, (1991).
24. E.R. Elsharkawy, A. Abdien, E.F. Salem, *Risk assessment due to postulated accidental releases of UF₆ and emergency preparedness to mitigate its consequences*, International Journal Of Modern Engineering Research (IJMER), **6**(9), 58-64 (2016).
25. H. Makihara, T. ITO, *Centrifugal separation of uranium isotopes in presence of light gas*, Journal of nuclear science and technology, **26**(11), 1023-1037 (1989).
26. S.R. Auvil, *A General Analysis of Gas Centrifugation with Emphasis on the Countercurrent Production Centrifuge*, (1974).
27. H.G. Wood, T.C. Mason, *Multi-Isotope Separation in a Gas Centrifuge Using Onsager's Pancake Model*, Separation and Science Technology, **31**(9), 1185-1213 (1996).
28. C. Cercignani, *The Boltzmann equation and its applications*, Lectures series in mathematics. **68**, Berlin, New York, (1988).
29. G.J.M. Hagelaar, L.C. Pitchford, *Solving the Boltzmann equation to obtain electron transport coefficients and rate coefficients for fluid models*, Plasma Sources Sci. Technol. **14**, 722-733 (2005).

COPYRIGHTS

©2021 The author(s). This is an open access article distributed under the terms of the Creative Commons Attribution (CC BY 4.0), which permits unrestricted use, distribution, and reproduction in any medium, as long as the original authors and source are cited. No permission is required from the authors or the publishers.



استناد به این مقاله

مسعود خواجه نوری، علی حقیقی اصل، سید جابر صدری، علی نوروزی (۱۳۹۹)، بررسی پارامترهای هیدرودینامیکی در داخل یک روتور سانتریفیوژ گازی در حضور گازهای سبک هیدروژن فلوراید و هوا با روش‌های DSMC و تابع توزیع بولتزمن، ۱۲۷-۱۱۸، ۹۴،

DOI: 10.24200/nst.2020.1176
Url: https://jonsat.nstri.ir/article_1176.html

