doi

രി

تشکیل یخ بر روی سطوح در معرض جریان حاوی قطرات فوق سرد با روش هیدرودینامیک ذرات هموار

محمدمهدي كاميابي

استادیار مهندسی شیمی، دانشگاه ولیعصر(عج) رفسنجان ییام نگار: mm.kamyabi@vru.ac.ir

چکیدہ

تاریخ دریافت: ۹۹/۰۹/۲۷ تاریخ پذیرش: ۹۹/۱۱/۲۵ شماره صفحات: ۶۲ تا ۷۲

کلیدواژهها: هیدرودینامیک ذرات هموار، تغییر فاز، بازده جمعآوری، شار حرارتی برای شبیه سازی پدیدهٔ سه فازی تشکیل یخ روی یک جسم جامد که در معرض جریان هوای مرطوب قرار دارد، از روش هیدرودینامیک ذرات هموار با فرض قابلیت تراکم ضعیف ^۱ با در نظر گرفتن معادلات در مختصات سه بعدی استفاده شد. فرض شد که هوا حاصل قطرات آب فوق سرد است که در صورت برخورد به سطح جامد بخشی از این قطرات تغییر فاز داده، به یخ تبدیل می شوند. برای توصیف این پدیده معادلات هیدرودینامیک سیال به همراه معادلات موازنهٔ انرژی در نظرگرفته و حل شد. از آنجا که بازده جمعآوری^۲ سطح مطابقت خوبی داشت اعتبار روش تأیید شد. سپس از این روش برای پیش بینی فرایند تشکیل یخ در شرایط مختلف استفاده شد. از جمله اثر عدد بی بعد استوکس بر بازده محلی مطابقت خوبی داشت اعتبار روش تأیید شد. سپس از این روش برای پیش بینی فرایند مماهده شد که بازده جمعآوری در مرکز جسم بیشتر بوده و با افزایش عدد استوکس بیشتر می شود. متعاقباً بازده متوسط تشکیل یخ با افزایش شار کاهش مییابد، همچنین بازده کلی تشکیل یخ در مرکز جسم بیشتر و در کنارهها کمتر است.

تشکیل یخ در یخچال یک فرایند مفید و ساده است؛ اما نشست یخ بر روی سطوح مختلف یک هواپیما مسئلهای پیچیده و خطرناک است که باعث کاهش نیروی لیفت و افزایش نیروی درگ میشود. همچنین ممکن است ورودی موتور را مسدود کند و در نهایت منجر به حوادث مرگبار شود[۲و۱]. در مورد صنایع شیمیایی نیز که تجهیزاتی در معرض هوای آزاد قرار دارند، این پدیده بهخصوص در شرایط سرد و مرطوب آب و هوایی رخ میدهد. از جمله میتوان به یخزدگی انواع تجهیزات و وسایل صنعتی (لولهها، کابلها، مخازن و

۱. مقدمه

تشکیل و نشست یخ بر روی سطوح جامد پدیدهای رایج است که در بسیاری از شرایط از زندگی روزمره تا موقعیتهای مختلف مهندسی اتفاق میافتد. این پدیده یک فرایند تغییر فاز است که ممکن است در موارد مختلف نقشی مفید یا مضر داشته باشد. به عنوان مثال،

^{*} رفسنجان، دانشگاه ولیعصر(عج)، دانشکدهٔ فنی و مهندسی

Weakly Compressible Smoothed Particle Hydrodynamics (WCSPH)
 Collection Efficiency

دیگر وسایل) در هوای سرد اشاره کرد که منجر به ایجاد مشکلاتی در کارایی آنها میشود[۴و۳]. علاوه بر این برخی قطعات داخلی تجهیزات نیز ممکن است تحت شرایطی دچار یخزدگی شوند؛ از جمله مسألهٔ یخزدگی کمپرسورها که یک مسألهٔ اساسی خصوصاً در مناطق سرد است[۵]. یک روش جلوگیری از تشکیل یخ استفاده از المانهای حرارتی روی سطح است[۶و۲].

برای چندین سال است که میدانیم قطرات بزرگ فوق سرد^۱ (SLD) موجب یخزدن سطوح هواپیما در هنگام پرواز هستند؛ این قطرات در واقع قطرات آب هستند که در شرایط دمایی زیر نقطهٔ انجماد همچنان به صورت مایع معلق در هوا هستند. قطر میانگین این ذرات معمولاً بیشتر از ۱۰ میکرومتر است[۷]. مطالعهٔ تجربی نشست یخ ناشی از GLSها معمولاً بسیار دشوار و پرهزینه است[۹و۸]. این موضوع به آن دلیل است که GLSها نه به طور معمول در طبیعت دیده می شوند و نه بهراحتی در تونلهای باد قابل تولید هستند[۱۰]. این مسأله موجب شده است تا شبیه سازی به عنوان راه حلی اولیه و مهم برای پیش بینی تجمع یخ بر روی سطوح در معرض هوا قلمداد

شود. به این نکته باید برتریهای ذاتی شبیه سازی را نیز افزود. میزان تشکیل یخ بر روی سطوح در ابتدا منوط به این است که چه میزان از قطرات مایع همراه با جریان هوا با سطح برخورد داشته باشند و بعد این که چه میزان از این برخوردها منجر به تشکیل یخ روی سطح شود؟ میزانی از ذرات را که با سطح برخورد میکنند با مؤلفهای به نام بازده جمعآوری میتوان بیان کرد. این میزان وابسته به این است که نیروی اینرسی چقدر بتواند قطرات را در مسیر مستقیم نگه دارد و یا این که با جریان هوا همراه شود و از اطراف سطح عبور کنند. قطرات ریز همراهبری بیشتری بهوسیلهٔ هوا دارند و هرچه درشت ر باشند میزان اثر اینرسی بیشتری بهوسیلهٔ هوا کلی عدد بی بعد استوکس قطرات $(\frac{\lambda p V q p}{2})$ = عدد استوکس) است که یک مؤلفهٔ مهم و تعیین کننده بر میزان بازده جمعآوری است[۱۸]

بازده جمعآوری در دیدگاه لاگرانژی استفاده شد[۱۲]. قطراتی که به سطح برخورد میکنند ممکن است در اثر شرایط ترمودینامیکی به یخ تبدیل شوند. وقتی یخ در حال تشکیل شدن روی سطح جامدی است که در معرض هوای مرطوب میباشد حداقل چهار فاز در محیط حضور دارند: فاز جامد (سطحی که یخ

روی آن تشکیل میشود)، فاز یخ، فاز گاز (هوای حامل SLDها) و فاز SLD. با توجه به مراحل مختلفی که برای تشکیل یخ طی میشود از جمله تبدیل مداوم برخی از فازها به یکدیگر، شبیهسازی CFD چنین سامانههایی بسیار پیچیده است. پیچیدگی دیگر ناشی از وجود سطح واسط سیال- جامد (هوا- یخ) است که در طی یخزدن تغییر شکل میدهد[۱۳و ۱۰]. تا به امروز شبیهسازیهای تشکیل یخ روی سطوح به طور سنتی بر اساس کدهای دوبعدی و شبه سهبعدی بر مبنای جریان پتانسیل و یا محاسبات جریان اویلری برای هوا، روشهای ردیابی لاگرانژی برای قطرات و تجزیه و تحلیل حجم کنترل یک بعدی معادلات انتقال جرم و گرما انجام گرفته است[۲].

روش های معمول برای حل جریان های چند فاز بر اساس دیدگاه اویلری است[۲]. این بدان معناست که معادلات حاکم بر هر فاز در یک شبکه ثابت اویلری حل می شوند. در این روش ها، لازم است کـه مکان سطح واسط های سیال – جامد در هر گام زمانی مجدداً محاسبه و شبکه متعاقباً اصلاح شود. اگرچه این روش ها بـه طـور گسترده ای بهبود یافته اند و از کارایی بالایی نیز بهرهمند شده اند؛ اما بـه ویژه در مواجهه با مرزهای متحرک سیال – جامد هنوز با مشکلات بسیاری همراه هستند. این مشکلات شامل انتشار غیر واقعی عـددی^۲ و همرف می شود [۱۴]. هم چنین کارایی این روش ها در برخورد با مسائلی که در آن ها تغییر شکل های بزرگ وجود دارد چالش برانگیز است. در واقع این روش ها برای تغییرات کوچک سطح واسط مفید هستند؛ اما ممکن است برای تغییر شکل های بزرگ و مود دارد چالش برانگیز نباشند (۱۵].

برخی دیگر از روش ها که بر اساس دیدگاه لاگرانژی ابداع شدهاند، مشکلات ناشی از مرزهای متحرک سیال – جامد را کمتر دارند. این روش ها بر اساس یک شبکهٔ انعطاف پذیر (مانند روش دلخواه اویلری – لاگرانژی) یا گروهی از ذرات یا نقطه های محاسباتی عمل می کنند. روش هیدرودینامیک ذرات هموار (SPH) یکی از اعضای دستهٔ روش های ذرهمحور است. SPH به عنوان قدیمی ترین روش لاگرانژی بدون شبکه، به وسیلهٔ لوسی [۱۶] و همچنین گینگولد و موناقان [۱۷] به طور جداگانه ابداع شد. این روش به دلیل بر تری های

^{2.} Numerical Diffusion

^{3.} Remeshing

^{1.} Supercooled Large Droplets (SLD)

ذاتی آن، به طور گستردهای برای پیش بینی جریان های سطح آزاد[۱۸و ۱۰] و مرزهای متحرک سیال- جامد[۱۹] به کار می رود. بهدلیل توانایی اثباتشدهٔ این روش، شبیهسازی فرایند انجماد/ذوب بهعنوان یک مسئلهٔ مرز متحرک سیال- جامد با استفاده از SPH انجام شده است[۲۴-۲۰]. با این حال، کارهای انجامشده تاکنون به شبیهسازی فرایند انجماد در حین ریخته گری قالب، تشکیل آلیاژ، یوشش دهی به وسیلهٔ اسیری و غیره اختصاص داشته است. به عنوان مثال موناقان و همکاران[۱۴] روش SPH را بهمنظور شبیهسازی انجماد سامانه های یک و دو جزئی (آلیاژهای باینری) استفاده کردند. اخیراً، یک رشته از مطالعات، از این روش برای پیش بینی دینامیک SLDها در هنگام برخورد آن ها با سطوح جامد استفاده كردهاند [۲۵و۱۳و ۱۰]. با این حال، این مطالعات به بررسی رفتار هیدرودینامیکی SLDها و میزان همراهبری آنها بهوسیلهٔ فاز هوا محدود بوده و فرایند تشکیل یخ (تغییرفاز) ناشی از SLDها را در نظر نگرفتهاند. بهعبارت دیگر در این مطالعات، معادلات بقای انرژی در نظر گرفته نشده است. مقتدرنژاد و همکاران [۲۰] نیز از SPH برای پیشبینی دینامیک جریانهای کوچک مایع روی سطوح با ترشوندگیهای متفاوت بدون در نظر گرفتن تجزیه و تحلیل حرارتی و تغییر فاز استفاده کردند.

بهطور خلاصه، برتری روش SPH در شبیه سازی سطوح آزاد، حرکت مرزهای سیال – جامد و تغییر فاز در مقایسه با روش های کلاسیک مبتنی بر CFD ثابت شده است. اکنون زمان آن است که این موفقیت را در شرایط گسترده تری از جمله تشکیل و نشست یخ روی سطوح به عنوان یک مسئلهٔ مهندسی و کاربردی بسیار مهم و قابل اجرا گسترش داده شود. بنابراین، مطالعهٔ حاضر به استفاده از روش SPH برای تجزیه و تحلیل هیدرودینامیکی و حرارتی چند فازی تجمع یخ ناشی از برخورد ذرات فوق سرد بر روی یک سطح جامد اختصاص یافته است. این مطالعه اولین مورد از این دست با استفاده از روش SPH

۲. شرح مسأله
یک جسم جامد با سرعت ثابت (۷) به تودهٔ هوای حاوی مقدار مشخصی SLD برخورد میکند. از آنجایی که سرعت نسبی هوا و جسم مؤلفهٔ تعیین کنندهٔ هیدرودینامیک است، میتوان این سامانه را

با شرایطی که در آن جریان هوای حاوی SLDها با همان سرعت (۷) اما در جهت مخالف با سطح جامد ساکن برخورد می کند معادل دانست.

ابعاد و شرایط هندسی مسأله در شکل (۱) نشان داده شده است. در نتیجه برخورد SLDها به سطح، برخی از قطرات به سطح برخورد میکنند. جزئی از ذرات که به سطح برخورد میکنند تعیین کنندهٔ مؤلفهای به نام بازده جمعآوری سطح هستند. این قطرات ممکن است در اثر برودت و در صورتی که به اندازهٔ آنتالپی انجماد خود گرما از دست بدهند تبدیل به یخ شوند.



جريان هوا

شكل ۱. هندسهٔ مورد شبیهسازی.

ثابت شده است که هیدرودینامیک جریان حامل بهدلیل غلظت کم SLDها مشابه جریان تکفاز پیوسته است[۲۱]. بنابراین معادلات حاکم برای جریان هوا همان معادلات بقای جرم و تکانهٔ خطی (معادلات ناویر استوکس با فرض رفتار نیوتونی) برای جریان تکفاز است. در نتیجه:

$$\frac{d\rho_a}{dt} = -\nabla \cdot (\rho V_a) \tag{1}$$

$$\rho \frac{DV_a}{Dt} = -\nabla P + \mu \nabla^2 V_a + \rho \boldsymbol{g} \tag{(Y)}$$

که در آنها *V* بردار سرعت هوا، *µ*، *Q*، *P* و *g* بهترتیب گرانروی، چگالی، فشار و شتاب گرانش هستند. برای جریان تراکمپذیر، هر سه مؤلفهٔ سرعت و همچنین فشار و چگالی مجهول هستند، در حالی که معادلات فوق در مجموع

نشریه مهندسی شیمی ایران _ سال بیستم _ شماره صد و پانزده (۱٤۰۰)

چهار معادله را شامل می شوند. بنابراین، برای بستن سامانهٔ معادلات، هنوز یک معادل هٔ دیگر لازم است. در این شرایط معادل هٔ حالت انتخاب مفیدی است. در اینجا معادلهٔ حالت برای گازهای کامل و به صورت PM=pRT در نظر گرفته شد که در آن R=A/۳۱۴J/mol.K ثابت جهانی گازها و T دمای گاز است.

قطرات SLD تحت تأثیر نیروی درگ ناشی از جریان هوا قرار دارنـد؛ بنابراین نیروی واردشده به هر قطره از رابطهٔ زیر به دست میآید:

$$F = \frac{C_D A \rho_f (V_a - V_d)^2}{2} \tag{(\ref{eq:prod})}$$

با محاسبهٔ نیرو میزان تغییرات سرعت از رابط هٔ $\frac{F}{m_a} = \frac{W_d}{dt} = -\frac{F}{m_a}$ حساب می شود. با مشخص شدن تغییرات سرعت، مقدار سرعت در هر گام زمانی بهروز رسانی می شود. محل ذره نیز بر مبنای سرعت بهدست آمده بهروز رسانی می شود.

همان طور که پیش تر گفته شد در حالی که ذرات SLD که همراه هوا حمل می شوند به سطح جامد برخورد می کنند برخی تغییر فاز می دهند و به یخ تبدیل می شوند. این فرایند در طول زمان اتفاق می افتد و در نتیجه مرز مشترک یخ (جامد) و هوا (سیال) همواره در حال تغییر شکل و جابه جا شدن است. برای مشخص ساختن محل مرز بین یخ تشکیل شده و هوا که در طول زمان و با نشست بیشتر یخ تغییر می کند نیاز است تا معادلهٔ بقای انرژی را برای ایس مرز استخراج و اعمال کرد.

مدل مسینجر [۲۶] توصیف کنندهٔ تبادل انرژی به هنگام برخورد قطرات/ذرات به سطح است. بر طبق این مدل وقتی که قطرات مایع به سطح جامد برخورد می کنند، به اندازهٔ انرژی جنبشی خود به انرژی سامانه می افزایند و از انرژی خود آن ها کاسته می شود. در صورتی که این قطرات تغییر فاز دهند و به جامد تبدیل شوند نیز به اندازهٔ آنتالپی انجماد آن ها، انرژی آزاد و به سامانه افزوده می شود. اگر سطح هم مورد گرمایش قرار گیرد انرژی خود را به سامانه آزاد می کند. در این مدل فرض می شود که انرژی های آزاد شده به صورت همرفت با محیط یا هدایت با سطح جسم از سامانه خارج می شود و یا دوباره صرف ذوب شدن یخ می شود. بنابراین بر طبق این مدل می توان رابطه زیر را به عنوان معادلهٔ انرژی در هنگام بر خورد هر قطره در نظر گرفت:

که در آن ${}_{2}Q$ نرخ حرارتی اعمال شده در سطح جسم، ${}_{2}Q$ انرژی جنبشی ناشی از برخورد ذرات، ${}_{2ice}$ انرژی آزاد شده ناشی از انجماد، ${}_{2ice}$ بناشی از برخورد ذرات، ${}_{2ice}Q_{itx}$ آزاد شده ناشی از انجماد، ${}_{2ice}Q_{itx}$ انرژی جذب شده ناشی از دوب است. برای محاسبهٔ انتقال انرژی جابه جایی از رابطهٔ معروف از ذوب است. برای محاسبهٔ انتقال انرژی جابه جایی از رابطهٔ معروف نیوتون (${}_{2ice}P_{itx}Q_{itx}$ انتقال انرژی جذب شده ناشی از دوب است. برای محاسبهٔ انرژی جنب می وف بنوتون (${}_{2ice}P_{itx}Q_{$

 $Q_{cv} + Q_{fus} = Q_s + Q_{ice} + Q_k$

همچنین اگر ذرهٔ یخ به اندازهٔ کافی به سطح نزدیک و سرعت آن خیلی کم (نزدیک به صفر) بود، ذره به روی سطح مینشیند. علاوه بر این، انرژی آزادشده در اثر تغییر فاز بهدلیل اینکه جرم ذرات محاسباتی در روش SPH مشخص است به راحتی حساب میشود. بنابراین با توجه به این توضیحات از بازنویسی مدل مسینجر و برای پیادهسازی در روش SPH خواهیم داشت که:

$$hA(T_{s} - T_{a}) - \sum \frac{\dot{m}_{p} V^{2}}{2} - \sum \dot{m}_{ice} \cdot h_{ls} + \sum \dot{m}_{fus} \cdot h_{ls} - Q_{s} = 0$$
(Δ)

علاوه بر این میدانیم که در هر گام زمانی اختلاف نرخ جرم قطراتی که برخورد میکنند و ذرات یخی که دوباره ذوب میشوند برابـر بـا مقدار نرخ جرمی قطراتی است که به یخ تبدیل میشوند؛ یعنی:

$$\dot{m}_{ice} = \dot{m}_p - \dot{m}_{fus} \tag{(6)}$$

از حل دستگاه معادلات (۵) و (۶) میزان نرخ جرمی یخ تشکیل شده و یخ ذوب شده در هرگام زمانی بهدست میآید.

60

۳. روش حل

مقالات

روش هیدرودینامیک ذرات هموار بر مبنای میانیابی بر اساس انتگرالگیری عمل میکند. در این روش هر متغیر بر اساس مقادیر آن متغیر در برخی نقاط میدان حساب میشود. این نقاط در واقع تشکیل دهندهٔ تودهٔ ماده هستند، دارای جرماند و خواص متغیرهای میدان مانند سرعت و دما را در خود ذخیره میکنند. در اصطلاح به این نقاط "ذره" گفته میشود. این نقاط کل دامنه حل را پوشش میدهند. این روش بر اساس میانیابی است که در آن مقدار تخمینی هر متغیری مانند U در موقعیت r به صورت زیر و براساس مقادیر U برای نقاط همسایه به صورت گسسته تخمین زده

$$U(r) = \sum_{j} \frac{m_j}{\rho_j} U(r_j) W(r_j - r, h)$$
(Y)

۸ شعاع هموارسازی نام دارد و فاصلهای است که همسایگی در داخل آن تعریف می شود. W نیز تابع کرنل است که ویژگی های منحصر به فردی از جمله خاصیت فشردگی تکیه گاه، نرمال بودن و میل نمودن به تابع دلتای دیراک برای اهای خیلی کوچک را دارد و انواع مختلفی از آن در منابع پیشنهاد شده است. در پژوهش حاضر برای گسسته سازی های مربوط به سرعت از تابع هموار سازی پیشنهادی مولر و همکارانش [۲۷] استفاده شده که به صورت زیر است:

$$W(r,h) = \frac{15}{\pi h^6} \begin{cases} \left(h - ||r||^3\right) & 0 < ||r|| < h \\ 0 & ||r|| > h \end{cases}$$
(\Lambda)

مشتقات اول و دوم بهترتیب از روابط زیر حساب شدند:

$$\nabla U = \rho \sum_{j} \left(\frac{U_j}{\rho_j^2} + \frac{U}{\rho^2} \right) . m_j . \nabla W i j \tag{9}$$

$$\nabla^2 U = \sum_j \frac{m_j}{\rho_j} \cdot (U_j - U_i) \cdot \nabla^2 W_{ij} \tag{1.1}$$

یکی از سختیهای کار با روشهای ذرهای در نحوهٔ به کارگیری آنها برای مسائلی است که سیال با سطوح فیزیکی برخورد میکند. در

روشهای لاگرانژی ذرهای این احتمال وجود دارد که ذرات سیالی که بهسرعت به مانعی فیزیکی برخورد می کند به طور غیرفیزیکی به درون مانع نفوذ کنند. این یک خطای عددی است که باید به نحوی بر آن غلبه کرد. از این موضوع با نام کنترل برخورد نام برده می شود. چندین دسته از روش ها برای کنترل برخوردها وجود دارند که از آن جمله روش های شتاب مبنا و روش های ضربه مبنا و روش های آینهای ⁷ را می توان نام برد.

در پژوهش حاضر از روش استاندارد صریح تطبیق ضربه- انعکاس استفاده شد. طبق این روش اگر ذره i به درون یک مانع نفوذ غیرفیزیکی کرده باشد مکان آن از راه تصویر آن در راستای بردار نرمال بر سطح با معادلهٔ $dn + dn = r_i^{new}$ اصلاح می شود. n بردار نرمال سطح یعنی بردار واحدی است که از نقطهٔ تماس، عمود بر سطح و به سمت بیرون است. b نیز مسافتی است که ذره درون جسم طی کرده است و عمق نفوذ نامیده می شود. سرعت ذره نیز طبق روش استاندارد انعکاس بردارها به صورت زیر اصلاح می شود [۲۸]:

$$u_i^{new} = u_i^{old} - (1 + C_R) (u_i^{old} \cdot \boldsymbol{n}) \boldsymbol{n}$$
(11)

که $1 \ge C_R \ge 0$ است. وقتی که این ضریب برابر صفر باشد دقیقاً شرط عدم لغزش برقرار خواهد بود؛ یعنی مانع به عنوان یک جسم کاملاً غیرالاستیک عمل میکند. اگر R برابر ۱ باشد نشان دهندهٔ رفتار کاملاً الاستیک است.

در جدول (۱) برخی از مهمترین مؤلف ههای به کار رفته برای شبیه سازی شامل مؤلفه های عددی و فیزیکی ذکر شده است. با تغییر تعداد نقاط محاسباتی در واحد حجم و مقایسهٔ جواب حاصل از شبیه سازی برای کره با نتایج پولی و والترز [۱۱] بهترین مقدار این مؤلفه (یعنی ۳۳۴۰ ذره به ازای واحد لیتر) به دست آمد. شعاع هموار سازی نیز برای هر شبیه سازی به گونه ای تعیین شد تا هر ذره

بهطور متوسط ۱۲ ذره در همسایگی خود داشته باشد[۲۸]. شروط اولیه و مرزی نیز مطابق جدول (۲) اعمال شد. مقـادیر ثابـت اعمال شده در شبیهسازیهای مختلف تفاوت میکند که در قسـمت نتایج آمده است.

نشریه مهندسی شیمی ایران _ سال بیستم _ شماره صد و پانزده (۱٤۰۰)

^{1.} Acceleration-Based Methods

^{2.} Impulse-Based Methods

^{3.} Mirror (Projection) Methods

جدول ۱. مؤلفههای عددی مختلف به کار رفته در شبیه سازی.

مقدار	فاز محاسباتی	مؤلفه
۳۳۴۰	فاز جريان حامل	تعداد ذرهٔ محاسباتی
		در هر لیتر
١٢	فاز جريان حامل	متوسط تعداد ذرات در
		ھمسایگی
۳/۸۷×۱۰ ^{-۷}	فاز جريان حامل	جرم ذرهٔ محاسباتی
		(<i>kg</i>)
۰/۰۰۹۵۱	فاز جريان حامل	شعاع همسایگی (m)
१/४९	فاز جريان حامل	چگالی (حالت
		آسایش) (kg/m ³)
۱/۲×۱۰ ^{-۵}	فاز جريان حامل	گرانروی دینامیک
		(Pa.s)

جدول ۲. شروط مرزی و اولیه اعمالی در روش حل عددی.

عدم لغزش روی دیواره	سرعت	شرط مرزی (روی
شار گرمایی ثابت	دما	ديوارهٔ جامد)
مقدار ثابت	سرعت	م ادا اه ش
مقدار ثابت	دما	سرط اوليه

کد شبیه سازی در محیط نرمافزار Fluidix نوشته شد؛ این نرمافزار مخصوص روش های ذره محور است و بنابراین از برخی ماژول های پیش فرض نرمافزار نیز استفاده و مراحل پس پردازش نیز در همین نرمافزار انجام شد. از قابلیتهای برجستهٔ این نرمافزار امکان استفاده از پردازنده های گرافیکی(GPU) برای افزایش سرعت محاسباتی است که در این پژوهش از این قابلیت نیز استفاده شد.

الگوریتم حل روش عددی نیز در شکل (۲) نمایش داده شده است.



شكل ٢. الگوريتم حل پيادەشىدە.

۶γ

۴. راستی آزمایی نتایج

قسمت اعظم پژوهشهایی که در مورد تشکیل یخ روی سطوح انجام گرفته مربوط به تشکیل یخ روی ایرفویلها بوده است. شرایط ایرفویل عموماً بهصورتی است که جریان روی آن درهم است. همین تفاوت اساسی موجب شده است که امکان مقایسه بین نتایج پژوهش حاضر و پژوهشهای گذشته در زمینهٔ تشکیل یخ بهراحتی وجود نداشته باشد. همچنین نتایج موجود در مقالات و گزارشها اغلب در مورد تشکیل یخ روی سطوح غالباً همراه با برخی از شرایط متفاوت(علیالخصوص شبیهسازی دو بعدی و حالت پایا) است. با این حال در این بخش سعی شده است تا حد امکان بین نتایج این پژوهش و پژوهشهای پیشین مقایسه انجام گیرد.

برای بررسی صحت و دقت روش توسعه داده شده، نتایج حاصل از آن برای بازده کلی جمع آوری برای جریان روی کره با نتایج بهدست آمدهٔ پولی و والترز [۱۱] مقایسه شد. شرایط این شبیهسازی به گونهای است که رژیم جریان خزشی بر جریان حاکم است (۳) حا (۹) این مقایسه در شکل (۳) نشان داده شده است. در این

شکل مقدار بازده کلی جمع آوری برای اعداد مختلف استوکس گزارش شده است ($\frac{\lambda}{q_p} = 2$ عدد استوکس) همان طور که مشخص است هم خوانی خوبی بین نتایج پژوهش حاضر و این پژوهش وجود دارد که نشان دهندهٔ صحت و دقت مناسب روش توسعه داده شده در پژوهش حاضر است.

۵. تفسير و تحليل نتايج

در شکل (۴) کانتورهای سرعت در زمانهای مختلف برای یک مورد از شبیه سازیهای انجامشده نشان داده شده است. در این مورد سرعت اولیهٔ جریان هوا برابر با ۰/۱ m/s بوده است. با توجه به شکل تودهٔ جریان هوا در اثر برخورد به مانع فیزیکی تغییر جهت داده و در عین حال برخی از ذرات به سطح برخود کردهاند. اثر حضور مانع فیزیکی بر تشکیل مسیر جریان حتی بعد از عبور از مانع به خوبی مشخص است.



نشریه مهندسی شیمی ایران _ سال بیستم _ شماره صد و پانزده (۱٤۰۰)





شکل ۴. کانتور سرعت جریان گذرنده از روی مانع فیزیکی برای یک مورد از شبیهسازی.

۵-۱ اثر عوامل مختلف بر بازده جمع آوری

همان طور که مشخص است عوامل مختلفی بر میزان بازده جمع آوری سطح مؤثر است. نمود جمیع این عوامل در عدد بی بعد استوکس خلاصه شده است. در شکل (۵) نتایج شبیه سازی برای بازده محلی جمع آوری در سه میزان مختلف عدد استوکس گزارش شده است. مطابق این شکل مشخص است که میزان بازدهی محلی جمع آوری در مرکز جسم بیشتر و به سمت کناره ها کمتر می شود. هم چنین هر عاملی که موجب افزایش عدد استوکس شود، مثل افزایش قطر قطرات یا افزایش سرعت نسبی منجر به افزایش میزان

بازده جمع آوری محلی می شود. دلیل این امر این است که با افزایش عدد استوکس میزان تمایل قطرات به حرکت در مسیر مستقیم خود بیشتر می شود و میزان همراهبری قطرات به وسیلهٔ هوا کمتر می شود. در نتیجه میزان بازده جمع آوری کلی و محلی هر دو افزایش می یابد.

۵-۲ اثر عوامل مختلف بر میزان تشکیل یخ همان طور که بیان شد بسته به شرایط انتقال حرارت بخشی از قطراتی که به سطح برخورد کردهاند ممکن است دوباره به مایع تبدیل شوند. میزان متوسط جزء جرمی قطرات که دوباره مایع

Iranian Chemical Engineering Journal – Vol. 20 - No. 115 (2021)

تشکیل یخ بر روی سطوح در معرض جریان حاوی قطرات فوق سرد..

مقالات

میشوند بستگی به میزان شار حرارتی سطح دارد. در شکل (۶) میزان متوسط جزء جرمی قطرات که به صورت یخ روی سطح باقی ماندهاند، در شارهای گرمایی مختلف سطح باری وقتی که عدد استوکس برابر با ۳ بوده است نشان داده شده است. همان طور که از شکل مشخص است افزایش شار گرمایی تا حد مشخصی (حدود ۲۵۰۰ وات بر مترمربع) تأثیر چندانی بر کاهش جزء یخ تشکیل شده نداشته است. دلیل این امر در واقع این است که میزان این شار به وسیلهٔ سازو کارهای انتقال حرارت موجود در سامانه خنثی شده است؛ اما بعد از این مقدار با افزایش شار میزان یخ تشکیل شده کاهش می یابد؛ چرا که انتقال حرارت جابه جایی توانایی خنثی کردن

این شار حرارتی را نداشته است. این مؤلف در واقع نشان دهندهٔ درصد کلی از قطرات است که به صورت یخ در هر قسمت از جسم تشکیل شده است.

برای بررسی دقیق تر نحوه تشکیل یخ روی سطح، میزان جزء یخ تشکیل شده در نقاط مختلف سطح محاسبه و در شکل (۷) نشان داده شده است. برای این دسته از شبیه سازی ها میزان شار حرارتی سطح ۴۵۰۰ وات بر مترمربع بوده است. منظور از جزء یخ تشکیل شده کسری از قطرات برخورد کرده با سطح است که به صورت یخ روی سطح شکل گرفته اند.



شکل ۵. اثر عدد استوکس و فاصلهٔ نسبی از مرکز جسم بر میزان بازده محلی جمع آوری.



شکل ۶. درصد یخ تشکیل شده روی سطح در سرعتهای نسبی مختلف بین هوا و مانع فیزیکی.

نشریه مهندسی شیمی ایران _ سال بیستم _ شماره صد و پانزده (۱٤۰۰)

γ۰

مشاهده شد که جزء جرمی یخ تشکیل شده که در واقع کسر ذراتی است که برخورد کرده و تبدیل به یخ شدهاند با افزایش شار حرارتی سطح کاهش مییابد. جزء جرمی یخ تشکیل شده نیز در مرکز بیشتر و در کنارهها کمتر است. بازده کلی تجمع یخ نیز که در واقع حاصل ضرب بازده جمع آوری و جزء جرمی یخ تشکیل شده است، در وسط بیشتر و در کنارهها کمتر است.

مراجع

- Heinrich, A., Ross, R., Zumwalt, G., Provorse, J., Padmanabhan, V., Aircraft Icing Handbook. 1st edition, Volume 2., Gates Learjet Corp Wichita KS, Lower Hutt, pp. 24-39 (1991).
- [2] Habashi, W. G., "Recent advances in CFD for inflight icing simulations", Japan Society of Fluid Mechanics, 28(2), pp. 99-118 (2009).
- [3] Farzaneh, M., "Ice accretions on high-voltage conductors and insulators and related phenomena", Philosophical Transactions of the Royal Society of London. Series A: Mathematical, Physical and Engineering Sciences, 358(1776), pp. 2971-3005, (2000).
- [4] Hirata, T., Nagasaka, K., Ishikawa, M., "Crystal ice formation of solution and its removal phenomena at cooled horizontal solid surface: Part I: Ice removal phenomena", International journal of heat and mass transfer, 43(3), pp. 333-339, (2000)

همزمان میزان بازده جمع آوری سطح نیز در همان شکل نمایش داده شده است. همان طور که مشخص است در نقاط مرکزی که بازده جمع آوری ذرات بیشتر بوده است میزان جزء یخ تشکیل شده نیز بیشتر است و این مقدار به سمت کنارهها کمتر می شود. در واقع در نقاطی که میزان بیشتری از ذرات برخورد داشته اند، به دلیل تجمع ذرات سرد، توانمندی شار حرارتی در حذف یخ کمتر بوده و نسبت بیشتری از ذرات نیز به صورت یخ تشکیل شده اند. در همین شکل بازده کلی تشکیل یخ نیز که در واقع حاصل ضرب بازده جمع آوری و جزء یخ تشکیل شده است. نشان داده شده است.

۶. نتیجهگیری کلی

در طی این پژوهش توانمندی روش دینامیک ذرات هموار در شبیه سازی فرایند تشکیل یخ ناشی از برخورد قطرات SLD به یک مانع فیزیکی بررسی شد. همان طور که انتظار می فت برتری ذاتی این روش در شبیه سازی مرزهای متحرک جامد – سیال در کارایی این روش برای شبیه سازی این مسأله نیز مشاهده شد. اعتبار سنجی روش از راه مقایسهٔ میزان بازده جمع آوری محلی حاصل از برخورد جریان با کره با داده های موجود در منابع انجام شد. مشاهده شد که بازده جمع آوری در مرکز جسم بیشتر و در کناره ها کمتر است. با تغییر عدد استوکس مشاهده شد که افزایش آن منجر به افزایش بازده جمع آوری کلی و محلی در هر نقطه می شود. همچنین



شکل ۷. نرخ تشکیل یخ روی سطح در سرعتهای نسبی مختلف بین هوا و مانع فیزیکی.

Iranian Chemical Engineering Journal - Vol. 20 - No. 115 (2021)

Υ١

- [5] Hayashi, R., Yamamoto, M., "Numerical Simulation on Ice Shedding Phenomena in Turbomachinery." International Journal of Energy and Power Engineering, pp. 45-53, (2015).
- [6] Silva, G. A. L. d., Silvares, O. D. M., Zerbini, E. J. D. G. J., "Numerical simulation of airfoil thermal anti-ice operation, part 2: implementation and results", Journal of aircraft, 44(2), pp. 634-641, (2007).
- [7] Politovich, M. K., "Aircraft icing caused by large supercooled droplets", Journal of Applied Meteorology, 28(9), pp. 856-868, (1989).
- [8] Flemming, R. J., Britton, R. K., Bond. T. H., "Model rotor icing tests in the NASA" Lewis Icing Research Tunnel. (1991).
- [9] Fortin, G., Perron J., "Spinning rotor blade tests in icing wind tunnel", in 1st AIAA Atmospheric and Space Environments Conference, p. 4260, (2009).
- [10] Cui, X., Bakkar, A., Habashi, W. G., "A multiphase SPH framework for supercooled large droplets dynamics", International Journal of Numerical Methods for Heat & Fluid Flow, pp. 101-115, (2019).
- Pulley, R., Walters, J., "The effect of interception on particle collection by spheres and cylinders", Journal of aerosol science, 21(6), pp. 733-743, (1990).
- [12] Da Silveira, R. A., Maliska, C. R., Estivam, D. A., Mendes, R., "Evaluation of collection efficiency methods for icing analysis", in Proceedings of 17th International Congress of Mechanical Engineering. (2003).
- [13] Abdollahi, V., Habashi, W. G., Fossati, M., "Multi-phase smoothed particle hydrodynamics modeling of supercooled large droplet dynamics for in-flight icing conditions", Aerospace Science and Technology, 82, pp. 252-261, (2018).
- [14] Liu, G. R., Liu M. B., Smoothed particle hydrodynamics: a meshfree particle method. World scientific. Singapore, pp. 110-140, (2003)
- [15] Tezduyar, T. "Interface-tracking and interfacecapturing techniques for computation of moving boundaries and interfaces", in Proceedings of the Fifth World Congress on Computational Mechanics, (2002).
- [16] Lucy, L. B., "A numerical approach to the testing of the fission hypothesis", The astronomical journal, 82, pp. 1013-1024, (1977).
- [17] Gingold, R. A., Monaghan J. J., "Smoothed particle hydrodynamics: theory and application to nonspherical stars", Monthly notices of the royal astronomical society, 181(3), pp. 375-389, (1977).

- [18] Marrone, S., Antuono, M. A. G. D., Colagrossi, A., Colicchio, G., Le Touzé, D., Graziani, G., "δ-SPH model for simulating violent impact flows", Computer Methods in Applied Mechanics and Engineering, 200(13-16), pp. 1526-1542, (2011).
- [19] Kamyabi, M., Ramazani, A., Kamyabi, A., "Transient Analysis of Falling Cylinder in Non-Newtonian Fluids: Further Opportunity to Employ the Benefits of SPH Method in Fluid–Structure Problems", Chemical Product and Process Modeling, 12(1), pp. 29-39 (2017).
- [20] Farrokhpanah, A., Bussmann M., Mostaghimi, J., "New smoothed particle hydrodynamics (SPH) formulation for modeling heat conduction with solidification and melting", Numerical Heat Transfer, Part B: Fundamentals, 71(4), pp. 299-312, (2017).
- [21] Monaghan, J. J., Huppert, H. E., Worster M. G., "Solidification using smoothed particle hydrodynamics", Journal of Computational Physics, 206(2), pp. 684-705, (2005).
- [22] Cleary, P. W., "Extension of SPH to predict feeding, freezing and defect creation in low pressure die casting", Applied Mathematical Modelling, 34(11), pp. 3189-3201, (2010).
- [23] Alexiadis, A., Ghraybeh, S., Qiao, G., "Natural convection and solidification of phase-change materials in circular pipes: A SPH approach", Computational Materials Science, 150, pp. 475-483, (2018).
- [24] Zhang, M., Zhang, H., Zheng, L., "Numerical investigation of substrate melting and deformation during thermal spray coating by SPH method", Plasma Chemistry and Plasma Processing, 29(1), pp. 55-68, (2009).
- [25] Abdollahi, V., Habashi, W. G., Fossati, M., "Hybrid quasi molecular-continuum modeling of supercooled large droplet dynamics for in-flight icing conditions", in 54th AIAA Aerospace Sciences Meeting, p. 0061, (2016).
- [26] Messinger, B. L., "Equilibrium temperature of an unheated icing surface as a function of air speed", Journal of the aeronautical sciences, 20(1), pp. 29-42, (1953).
- [27] Müller, M., Charypar, D., Gross, M., "Particlebased fluid simulation for interactive applications", in Proceedings of the symposium on Computer animation, pp. 154-159, (2003).
- [28] Kelager, M., Lagrangian fluid dynamics using smoothed particle hydrodynamics. University of Copenhagen: Department of Computer Science, (2006).