

بررسی عددی سه بعدی خنک کاری بازیابی در موتور موشک سوخت مایع

حسین مهدوی مقدم^۱، حامد زنگنه^۲

۱ استادیار، دانشکده مهندسی هواپیما، دانشگاه صنعتی خواجه نصیرالدین طوسی، تهران، mahdavy@kntu.ac.ir

۲ کارشناس ارشد، دانشکده مهندسی مکانیک و هواپیما، دانشگاه آزاد اسلامی، واحد علوم و تحقیقات، تهران

تاریخ دریافت: ۱۳۹۴/۱۰/۰۱

تاریخ پذیرش: ۱۳۹۵/۰۶/۳۰

چکیده

در این مقاله، خنک کاری بازیابی در موتور موشک سوخت مایع مطالعه و بررسی شده است. مدلسازی هندسی سه بعدی و مش بهینه توسط نرم افزار تجاری گمبیت^۱ و تحلیل عددی سه بعدی، که با نوشتن UDF^۲ همراه بوده است، توسط نرم افزار انسیس فلوئنت ویرایش ۱۵^۳ انجام شده است. این تحلیل برای دو سیال خنک کننده آب و هیدروژن مایع، همچنین برای سه سوخت هیدروژن مایع، JP-4 و RP-1 انجام و نتایج با هم مقایسه شده است. این نتایج نشان می دهند که در ناحیه گلوگاه، شار حرارتی عبوری از دیواره محفظه تراست و دمای دیواره به حد اکثر مقدار خود می رسد. در صورت استفاده از سیال خنک کننده هیدروژن مایع به جای آب به ۹۷ درصد دبی کمتر برای رسیدن به دمای مطلوب نیاز است. همچنین با افزایش فشار محفظه پیشران موتور موشک سوخت مایع، شاهد افزایش دمای گازهای محترقه بوده و در نتیجه شار ورودی به دیواره محفظه افزایش می یابد. در نهایت، تأثیر استفاده از مواد مدرج تابعی (اف. جی. ام.^۴) بر دمای دیواره مورد مطالعه و بررسی قرار گرفته و مشاهده می شود که در صورت استفاده از این مواد در ساخت محفظه پیشران، با توجه به استفاده از سرامیک در این مواد و ماهیت عایق بودن سرامیک، دمای دیواره حدود ۲۵ درصد افزایش، انتقال حرارت از محفظه پیشران به مقدار قابل توجهی کاهش و نهایتاً رانش افزایش خواهد یافت.

واژگان کلیدی

خنک کاری بازیابی^۵، انتقال حرارت، موتور موشک سوخت مایع، هیدروژن مایع، مواد متغیر تابعی

۱. مقدمه

امر به افزایش شار حرارتی از گازهای احتراقی به دیواره منجر می گردد که نتیجه آن افزایش دمای دیواره محفظه احتراق است. این

توسعة موتورهای موشک سوخت مایع به سمت فشار محفظه احتراق بالاتر، سبب افزایش دمای گازهای احتراقی شده است. این

موتور سوخت مایع در کانال‌های دوگانه پرداختند. این بررسی را روی دو موتور SSME و RP1-LOX که به کانال‌های دوگانه خنک کاری مجهز شده بودند انجام دادند [۶]. اسدالهی و ملا حاجیان (۲۰۰۸) به بررسی و بهینه‌سازی سیستم خنک کاری بازیابی در نازل موشک سوخت مایع پرداختند. آنها با استفاده از شبیه‌سازی عددی دو بعدی در نرمافزار فلوئنت بیشترین درجه حرارت دیواره، افت فشار سیال خنک‌کننده و نرخ جریان عبوری در کانال‌های خنک‌کننده را به دست آوردند [۷]. مجیدی پارسا و همکاران (۲۰۰۹) با مدلسازی عددی انتقال حرارت تشعشعی در محفظه تراست موتور موشک سوخت مایع به بررسی خنک کاری بازیابی پرداختند. در این مدلسازی از مدل ریاضی یک بعدی جهت مدلسازی انتقال حرارت بین گاز محترق در محفظه احتراق و دیواره، هدایت حرارتی در دیواره و جریان سیال خنک‌کننده در کانال‌های خنک کاری استفاده شده است [۸]. الاس و بوسان (۲۰۱۱) نیز به بررسی عددی خنک کاری بازیابی در موتور موشک سوخت مایع پرداختند. در موتور مدل شده از اکسیژن مایع به عنوان اکسید کننده و نفت به عنوان سوخت و سیال خنک کننده استفاده شده است. محفظه احتراق مورد بررسی در فشار کاری ۶۰ بار قرار دارد و محفظه احتراق براساس نیروی تراست ۳۰۰ کیلونیوتن طراحی شده است. بررسی‌های انجام شده بر تأثیر تغییر پارامترهای هندسی کانال‌های خنک کاری شامل تعداد کانال‌ها، نسبت ارتفاع به پهنا و افت فشار سیال بوده است [۹]. کلس و همکاران (۲۰۱۱) تحلیل هدایت حرارتی هذله‌لولی را برای استوانه و کره‌های توخالی اف. جی. ام. انجام دادند. در این تحلیل تمام خواص ماده در طول ضخامت با تابعی نمایی به صورت متغیر در نظر گرفته شده و استوانه و کره به ترتیب به طور متقارن محوری و متقارن مرکزی فرض شده تا مسئله به مسئله‌ای یک بعدی کاهش پیدا کند [۱۰]. اقبال و همکاران (۲۰۱۲) نیز به مقایسه رابطه تجربی برای تخمین انتقال حرارت در محفظه احتراق موتور سوخت مایع با حل تحلیلی و عددی پرداختند. با توجه به دما و فشار بالای محفظه تراست، خنک کاری بازیابی به همراه فیلم مایع برای خنک کاری محفوظه احتراق موتور سوخت مایع در نظر گرفته شده است [۱۱]. وینیتا و همکاران (۲۰۱۳) به طراحی و بررسی خنک کاری بازیابی در محفظه تراست موتور موشک سوخت مایع پرداختند. در این مدلسازی فشار محفظه احتراق ۴۰ بار و میزان نیروی تراست ۵۰ کیلونیوتن در نظر گرفته شده، از اکسیژن مایع به عنوان اکسید ایزور

در این حالت مسئله خنک کاری مهم است؛ زیرا در صورت خنک کاری ناصحیح، عمر محفظه احتراق کاهش می‌یابد و در برخی از موارد می‌تواند به از بین رفتن محفظه بیانجامد. اکثر مواد به کار رفته در ساختار محفظه احتراق در دماهای بالا استحکام خود را از دست می‌دهند، لذا نمی‌توانند تنفس‌ها و بارهای وارد را تحمل کنند و ذوب و یا تخریب می‌شوند. بر این اساس، خنک کاری دیواره محفظه برای جلوگیری از افزایش بیش از حد دما در آن امری ضروری است.

تاکنون در این حوزه پژوهش‌های بسیاری انجام شده است. به عنوان مثال، دتلفکل و همکاران (۲۰۰۲) به تحلیل و بهینه‌سازی ترمو مکانیکال^۱ موتور سوخت مایع پرداختند. آنها از روش المان محدود کوپل سیال و سازه در بررسی انتقال حرارت بازیابی محفظه احتراق موتور سوخت مایع استفاده کردند [۱]. مارچی و لاروکا (۲۰۰۴)، در پژوهشی با عنوان حل عددی جریان در موتور موشک همراه با خنک کاری بازیابی، بر مبنای روش عددی حجم محدود از نوع درجه دوم به مطالعه پرداختند [۲].

تشنهای حرارتی و مکانیکی، جابه‌جایی و توزیع دما در یک استوانه هدفمند با طول محدود تحت بارگذاری حالت پایدار مکانیکی و حرارتی متقارن محوری نیز توسط شاو (۲۰۰۵) بررسی شد. در این تحلیل از روش لایه‌ای استفاده و خواص مواد در راستای شعاعی متغیر و مستقل از دما در نظر گرفته شده است. با استفاده از سری‌های توانی و اعمال شرایط مرزی تکیه‌گاه ساده و پیوستگی بین لایه‌ها، معادلات ترمومالاستیسیته حاکم بر مسئله حل شده است [۳]. ژیفی و همکاران (۲۰۰۶) حل عددی دقیقی برای استوانه ساخته شده از مواد اف. جی. ام. با طول نامحدود ارائه داده‌اند. این مسئله با دو روش مختلف تحلیل عددی شده است. در روش نخست با استفاده از روش لایه‌ای و بر مبنای حل استوانه تحت فشار خارجی و داخلی ثابت قرار گرفته است. در روش دوم با استفاده از روش جابه‌جایی معادلات هندسی مرتبه بالا استخراج و حل شده است [۴]. پلتیر و همکاران (۲۰۰۶) برای یک پوسته استوانه‌ای با طول محدود و تکیه‌گاه‌های ساده، تحت اثر بار حرارتی و مکانیکی پایدار، که خواص الیاف و ماتریس در جهت شعاعی متغیر می‌باشد، حل عددی دقیقی ارائه نموده‌اند. مسئله سه‌بعدی انتقال حرارت و ترمومالاستیسیته با فرض کرنش صفحه‌های ساده و با استفاده از روش سری‌های توانی حل شده است [۵]. نراقی و همکاران (۲۰۰۶) به بررسی خنک کاری بازیابی

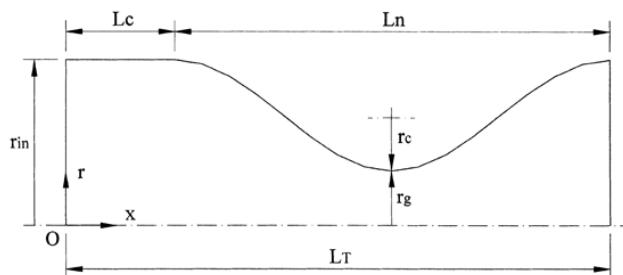
کدنویسی UDF مطالعه و تأثیر استفاده از مواد اف. جی. ام. بهجای فلز در ساخت محفظه پیشان تحلیل شده است. هدف از این مطالعه به حداقل رساندن انتقال حرارت از داخل محفظه پیشان به سیال خنک کننده است.

۲. مدلسازی هندسی

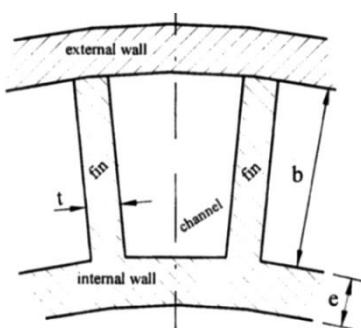
شکل هندسی مدل شده دارای شعاع محفظه (r_{in}) ۰/۳ متر، شعاع گلوگاه (r_g) ۱/۰ متر، طول نازل (L_n) ۰/۴ متر و طول کلی محفظه تراست (L_t) ۰/۵ متر است. همچنین شعاع در قسمت گلوگاه (r_c) برابر با $4/0.53 \times 10^{-3}$ است. ضخامت دیواره (e) ۲ میلی‌متر، ارتفاع کانال‌های خنک کاری (b) ۵ میلی‌متر، ضخامت دیواره بین کانال‌ها (t) ۱/۵ میلی‌متر، همچنین تعداد کانال‌های خنک کاری ۲۰۰ در نظر گرفته شده است (شکل‌های ۱ تا ۳).

و هیدروژن مایع به عنوان سیال خنک کننده و سوخت استفاده شده است [۱۲]. یانگ و همکاران (۲۰۱۳) به شبیه‌سازی عددی فیلم مایع و خنک کاری بازیابی یک موتور سوخت مایع پرداختند. در این پژوهش، انتقال حرارت کوپل بین گازهای احتراق، فیلم مایع و خنک کاری بازیابی به صورت عددی مدل شده است [۱۳]. کیم و همکاران (۲۰۱۴) نیز به شبیه‌سازی عددی خنک کاری بازیابی یک محفظه تراست موشک سوخت مایع در حالت احتراق متلاطم پرداختند. آنها چارچوبی یکپارچه برای شبیه‌سازی فرایندهایی بسیار مهم و تأثیرگذار در طراحی محفظه تراست موشک سوخت مایع از لحاظ کارایی نیروی جلوبرنده به همراه خنک کاری بازیابی پیشنهاد شده است [۱۴].

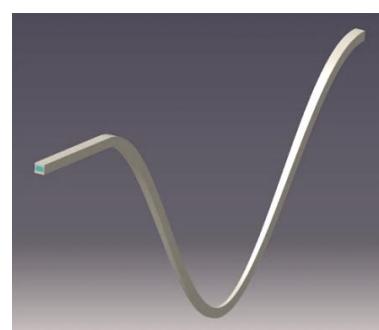
در این مقاله، خنک کاری بازیابی موتور موشک سوخت مایع به صورت عددی و با استفاده از نرم‌افزار انسیس فلوئنت به همراه



شکل ۱. نمایی شماتیک از هندسه محفظه تراست مدل شده



شکل ۲. نمایی شماتیک از هندسه کانال‌های خنک کاری مدل شده [۲]



شکل ۳. هندسه مدل شده در نرم‌افزار به صورت پریودیک

بهمنظور شبیه‌سازی مناسب و دقیق فیزیک مسئله وجود دارد و چنانچه درست انتخاب نشوند، مقداری خطأ در نتایج به دنبال خواهد داشت. در این مسئله، براساس هندسه و نوع تحلیل، مرز ورودی دبی جرمی، مرز خروجی فشاری، مرز پریویدیک و دیواره به کار رفته‌اند. البته انتخاب این مرزها، پس از مطالعات و بررسی‌های بسیار روی مسئله مورد نظر صورت گرفته است. شرط مرزی ورودی سیال خنک‌کننده از نوع دبی جرمی انتخاب شده است. با توجه به دبی بهینه استخراج شده از تحلیل عددی برای سیال خنک‌کننده آب (شکل ۶)، برای هر کanal ۱ کیلوگرم بر ثانیه (دبی کلی ۲۰۰ کیلوگرم بر ثانیه) و با دمای ورودی ۳۰۰ کلوین و برای حالت استفاده از هیدروژن مایع به عنوان سیال خنک‌کننده (شکل ۷)، برای هر کanal ۰/۰۳ کیلوگرم بر ثانیه. (دبی کلی ۶ کیلوگرم بر ثانیه) با دمای ۷۰ کلوین تعیین شده است. شرط مرزی دیواره در تماس با گاز از نوع دیواره در نرمافزار تعیین شده است. کد UDF نوشته شده، که شار حرارتی گازهای محترقه را در هر نقطه براساس معادله بارتر (معادله ۶) محاسبه می‌کند، به عنوان شرط مرزی برای محاسبه انتقال حرارت از محفظه احتراق به دیواره در تماس با گاز، به نرمافزار وارد شده است. سپس نرمافزار فلوبنت انتقال حرارت رسانش و جایه‌جایی را به ترتیب در دیواره و داخل کanal خنک‌کاری محاسبه می‌کند. شرط مرزی دیواره در تماس با محیط پیرامون از نوع دیواره است که برای این دیواره انتقال حرارت جایه‌جایی با هوای ۳۰۰ کلوین در نظر گرفته شده است. در پایان نیز شرط مرزی سیال خنک‌کننده خروجی از نوع مرز خروجی فشار در نظر گرفته شده و فرض شده است سیال خنک‌کننده به فشار اتمسفر تخلیه می‌شود. تمامی شرایط مرزی در نرمافزار گمیت مشخص شده و در نرمافزار انسیس فلوبنت مقداردهی شده‌اند.

۴. معادلات حاکم

معادلات حاکم شامل معادلات بقای جرم، مومتم (اندازه حرکت)، انرژی، توربولانس، احتراق، ضربی انتقال حرارت هدایت (برای مواد اف. جی. ام.) و بارتر (ضریب انتقال حرارت جایه‌جایی) می‌باشند که به صورت کوپل نسبت بهم در حالت سه‌بعدی توسط نرمافزار حل می‌شوند. مهمترین فرضیات در نظر گرفته شده برای ساده‌سازی به شرح زیر می‌باشند:

۱. گاز کامل بودن محصولات حاصل از احتراق

مدلسازی سه‌بعدی با توجه به داده‌های مذکور توسط نرمافزار گمیت صورت پذیرفته است. در مدلسازی انجام شده یک کanal خنک‌کننده مدل شده است که به طور پریویدیک در نرمافزار انسیس فلوبنت به صورت سه‌بعدی حل می‌شود.

۳. تولید شبکه

برای شبیه‌سازی یک جریان، ابتدا باید دامنه محاسباتی ایجاد شود. این دامنه‌ها می‌تواند به صورت شبکه‌های با سازمان^۷، بسازمان^۸، متحرک^۹، چندگانه^{۱۰} و جز این‌ها باشند. روش‌های عددی المان محدود از مهمترین راههای حل معادلات دینامیک سیالات محاسباتی می‌باشند. برای استفاده از این روش‌ها باید میدان جریان را با استفاده از شبکه گسسته‌سازی کرد. بدینهی است برای شبیه‌سازی میدان جریان باید دامنه محاسباتی را به المان‌های کوچکی شبکه‌بندی کرد تا بتوان فضاهای گسسته‌سازی را در آنها اعمال کرد. در این مسئله شبکه‌های ایجاد شده توسط نرمافزار گمیت و از نوع شبکه‌های باسازمان می‌باشد.

۳-۱. بررسی وابستگی حل به شبکه

از جمله ملمزهای حل‌های عددی، بررسی مقدار حساسیت آن نرمافزار به شبکه است. کمبودن تعداد گره‌ها سبب افزایش خطای حاصل از گسسته سازی می‌شود. مسلم است که افزایش بیش از اندازه گره‌ها سبب افزایش خطای ماندگار می‌شود. این خطأ حاصل از گردکردن اعداد توسط دستگاه است. برای بررسی عدم وابستگی حل به شبکه در این مسئله، چهار حالت مختلف مشزنی شامل (شکل ۴)، مش بهینه برای مسئله مورد نظر انتخاب شده است. تعداد مش‌های بهینه ۶۰۰,۰۰۰ عدد است. در مش‌های حالت اول و دوم، اختلاف مقادیر زیادی ناشی از عدم تصویر کردن لایه مرزی وجود دارد که در نتیجه آن کمتر داده‌ها را پیش بینی کرده و در مشزنی حالت چهارم افزایش خطای ماندگار و از دیاد بیش از حد زمان اجرای نرمافزار را در بی خواهد داشت.

۳-۲. تعریف شرایط مرزی

از جمله مراحل مهم در شبیه‌سازی عددی، استفاده از شرایط مرزی مناسب است. شرایط مرزی متعددی در نرمافزار فلوبنت

جابه جایی از رابطه بارتر استفاده شده است. این رابطه به صورت ۶ است.

$$h_g = \frac{0.026}{d_t^{0.2}} \left(\frac{\mu_c^{0.2} C_{p,c}}{\Pr_c^{0.6}} \right) \left(\frac{P_c}{C^*} \right)^{0.8} \left(\frac{A_t}{A} \right)^{0.9} \sigma \quad (6)$$

$$\sigma = \left[0.5 \frac{T_{wg}}{T_c} \left(1 + \frac{\gamma-1}{2} M^2 \right) + 0.5 \right]^{-0.68} \times \left(1 + \frac{\gamma-1}{2} M^2 \right)^{-0.12} \quad (7)$$

$$T_{aw} = T_c \left[\frac{1 + (\Pr_c)^{0.33} \left(\frac{\gamma-1}{2} \right) M^2}{1 + \left(\frac{\gamma-1}{2} \right) M^2} \right] \quad (8)$$

$$\frac{A_t}{A} = M \left\{ \left[\left(\frac{\gamma+1}{2} \right) \right] \div \left[1 + \left(\frac{\gamma-1}{2} M^2 \right) \right] \right\}^{\frac{\gamma+1}{2(\gamma-1)}} \quad (9)$$

سبس با داشتن ضریب انتقال حرارت جابه جایی از رابطه ۱۰ برای بدست آوردن شار حرارتی روی دیواره سمت گاز استفاده شده است.

$$\dot{q}_{conv} = h_g (T_{aw} - T_{wg}) \quad (10)$$

به طوری که T_{aw} دمای گازهای محترقه و T_{wg} دمای دیواره است.

۴-۶. معادله احتراق [۸]

معادلات احتراقی حاکم به صورت ۱۱ می باشد:

$$\sum_{i=1}^{N_s} v_{ij}' R_j \Leftrightarrow \sum_{i=1}^{N_s} v_{ij}'' R_i \quad j = 1, \dots, N_R \quad (11)$$

به طوری که R_i نماد جزء i am، v'_{ij} ضریب استوکیومتری جزء i am در واکنش زام رفت و v''_{ij} ضریب استوکیومتری جزء i am در واکنش زام برگشت است.

$$K_{f_i} = A_{f_i} T^{B_{f_i}} e^{\frac{-E_{f_i}}{RT}} \quad (12)$$

$$K_{b_j} = A_{b_j} T^{B_{b_j}} e^{\frac{-E_{b_j}}{RT}} \quad (13)$$

که K_{f_j} و K_{b_j} ثابت نرخ واکنش زام واکنش رفت و برگشت، A_{f_j} و E_{f_j} انرژی آزادسازی واکنش j am رفت و برگشت، A_{b_j} و E_{b_j} ثوابت واکنش زام رفت و برگشت می باشند. نرخ تغییرات غلظت مولی جزء i am بوسیله واکنش زام از رابطه ۱۴ محاسبه می شود:

۲. دائمیودن جریان

۳. نبودن نیروی حجمی

۴-۷. معادله بقای جرم [۸]

با توجه به فرضیات اخیر معادله بقای جرم به صورت ۱ می باشد.

$$\nabla \cdot (\rho \bar{v}) = 0 \quad (1)$$

۴-۸. معادله مومنتم [۸]

با توجه به فرضیات بالا معادله مومنتم به صورت ۲ می باشد.

$$\nabla \cdot (\rho \vec{v} \vec{v}) = -\Delta P + \nabla \cdot \bar{\tau} \quad (2)$$

۴-۹. معادله انرژی [۸]

با توجه به فرضیات بالا معادله انرژی به صورت ۳ می باشد.

$$\frac{\partial \rho u_j}{\partial x_j} (h + \frac{1}{2} u^2) = \frac{\partial}{\partial x_j} (\tau_{ij} u_i - q_j) \quad (3)$$

۴-۱۰. معادله توربولنس [۸]

پس از مطالعات و بررسی ها درباره مسئله مورد نظر، مراجع اطلاعاتی نرم افزار انسیس فلوئنت و همچنین مراجع استفاده شده، معادله توربولنس از نوع دو معادلهای k-e realizable انتخاب شده است که روابط آن با توجه به فرضیات به صورت زیر می باشد.

$$\frac{\partial \rho}{\partial X_i} (\rho k u_i) = \frac{\partial}{\partial X_j} \left[(\mu + \frac{\mu_t}{\sigma_k}) \frac{\partial k}{\partial X_j} \right] + G_k - \rho \varepsilon - Y_M \quad (4)$$

$$\frac{\partial \rho}{\partial X_i} (\rho a u_i) = \frac{\partial}{\partial X_j} \left[(\mu + \frac{\mu_t}{\sigma_k}) \frac{\partial \varepsilon}{\partial X_j} \right] + C_{1\varepsilon} \frac{\varepsilon}{k} G_k - C_{2\varepsilon} \rho \frac{\varepsilon^2}{k} \quad (5)$$

به طوری که در این روابط G_k انرژی جنبشی تولید شده در اثر گردیدن سرعت متوسط است. در جریان تراکم پذیر برای اعداد مان بسیار بالا، Y_M به عنوان اثر تراکم پذیری در آشفتگی، به معادله انرژی جنبشی اضافه می شود.

۴-۱۱. معادله بارتر [۸]

در کد UDF نوشته شده برای بدست آوردن شار حرارتی بر دیواره در تماس با گاز، برای بدست آوردن ضریب انتقال حرارت

تغییر سوخت روی دمای دیواره در تماس با گاز و بررسی و مقایسه استفاده از مواد اف. جی. ام. نسبت به فلز مس روی دمای دیواره در تماس با گاز انجام شده است. با توجه به شرایط مرزی تعیین شده، ابتدا باید نتایج حاصل از شبیه‌سازی را صحه‌گذاری کرد تا اطمینان حاصل شود که آیا نتایج درست است یا نه؟ به همین منظور نتایج حاصل با نتایج مرجع [۲] مقایسه شده است. مارچی و لاروکا (۲۰۰۴) این مسئله را با ساده سازی‌های فراوان و به صورت یک‌بعدی و با تعداد المان‌های ۱۲۸۰ عدد حل کردند که در شکل ۵ نتایج حاصل از شبیه‌سازی عددی برای سیال خنک کننده آب و سوخت هیدروژن مایع آمده است [۲]. با مقایسه نتایج حاصل از تحلیل عددی با نمودار استخراج شده مشاهده می‌شود که نتایج به هم نزدیک بوده و شباهت زیادی بهم دارند. اختلاف موجود به دلیل فرضیات ساده‌سازی در مرجع [۲] می‌باشد. در تحلیل صورت گرفته در مرجع [۲]، جریان یک‌بعدی فرض شده، میزان المان‌های حجم محدود در نظر گرفته شده بسیار کم (در حدود ۱۲۸۰) بوده و برخی از خواص مواد ثابت در نظر گرفته شده که در نتیجه آن داده‌ها به خوبی پیش‌بینی نشده است. فرضیاتی که سبب اختلاف دمای در حدود ۱۰۰ کلوین شده به جز یک‌بعدی در نظر گرفتن حل، اختلاف در ضریب انتقال حرارت هدایت فلز مس و گرمای ویژه این فلز نسبت به مرجع [۲] است. با توجه به بالاترین دهنده انتقال حرارت هدایت در نظر گرفته شده نسبت به مرجع، انتقال حرارت بهتری از سیال خنک کننده به دیواره رخ می‌دهد که خود سبب کاهش دمای دیواره می‌شود. در ضمن، در این شبیه‌سازی تمامی خواص به صورت توابعی از دما به نرم‌افزار مقداردهی شده است که به حالت واقعی نزدیک باشد.

۶- نتایج شبیه‌سازی عددی

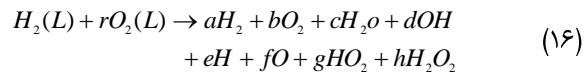
با توجه به مدل‌سازی‌های انجام شده در حالت سه‌بعدی، نتایج در قالب شکل‌های ذیل آورده و با هم مقایسه شده است. شکل‌های ۶ و ۷ مقایسه تأثیر دبی‌های مختلف آب و هیدروژن مایع بر دمای دیواره در تماس با گاز را نشان می‌دهند. در شکل‌های ۸ و ۹ به ترتیب دمای استاتیک روی دیواره سمت گاز برای خنک‌کاری با سیال آب و هیدروژن مایع نمایش داده شده است. شار حرارتی روی دیواره سمت گاز در شکل ۱۰ و فشار استاتیک روی خط مرکزی در شکل ۱۱ نمایش داده شده است. شکل‌های ۱۲ و ۱۳ نیز به ترتیب مقایسه دمای استاتیک و شار حرارتی روی دیواره

$$(\dot{C}_l)_j = \left(v''_{ij} - v'_{ij} \right) \left(k_{f_i} \prod_{l=1}^N C_l^{v'_j} - k_{b_j} \prod_{l=1}^N C_l^{v''_j} \right) \quad (14)$$

که C_i غلظت جزء i است. نرخ تغییرات کلی غلظت جرمی جزء i از رابطه ۱۵ محاسبه می‌شود:

$$\dot{\omega} = \sum_{j=1}^{N_R} M_i (\dot{C}_l)_j \quad (15)$$

و اکنش شیمیایی استفاده شده در این تحلیل به صورت ۱۶ می‌باشد:



که در رابطه بالا r نسبت اکسید کننده به سوخت است. با استفاده از نرم‌افزار تجاری ناسا (CEA^{۱۳}) و با توجه به شرایط مسئله، قسمت احتراق آن به صورت مجزا حل شده و سپس پاسخ حاصل از این نرم‌افزار به فلوقنت، از طریق کدنویسی UDF، وارد شده است. در ضمن برای بدست آوردن محصولات احتراق، که همان ضرایب معادله ۱۶ می‌باشدند، فرض تعادل شیمیایی در نظر گرفته شده است.

۷- ضریب انتقال حرارت هدایت [۱۵]

در مواد اف. جی. ام، ضریب انتقال حرارت هدایت ثابت نیست. برای محاسبه تغییرات شعاعی ضریب انتقال حرارت هدایت این مواد از رابطه ۱۷ استفاده شده است که با نوشتن UDF به نرم‌افزار اعمال شده است.

$$V_{m_1} = \frac{1}{2} \sqrt{\frac{r - r_i}{2}} \quad r_i \leq r < \frac{r_i + r_o}{2} \quad (17)$$

$$V_{m_2} = 1 - \frac{1}{2} \sqrt{\frac{r - r_i}{2}} \quad \frac{r_i + r_o}{2} \leq r < r_o \quad (18)$$

$$K(r) = K_1 V_{m_1} + K_2 (1 - V_{m_1}) \quad r_i \leq r < \frac{r_i + r_o}{2} \quad (19)$$

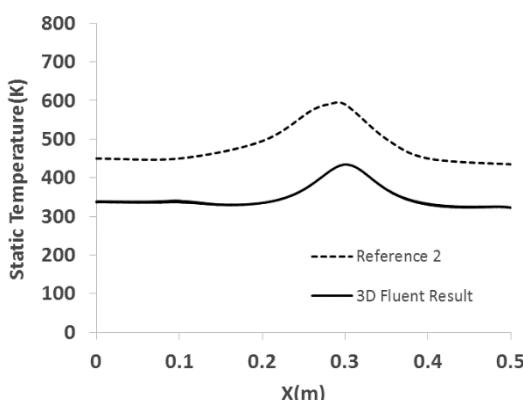
$$K(r) = K_1 V_{m_2} + K_2 (1 - V_{m_2}) \quad r_i \leq r < \frac{r_i + r_o}{2} \quad (20)$$

به طوری که در روابط اخیر، K_1 نمایانگر ضریب انتقال حرارت فلز مس و K_2 نمایانگر ضریب انتقال حرارت سرامیک است.

۸- شبیه‌سازی عددی و صحه‌گذاری

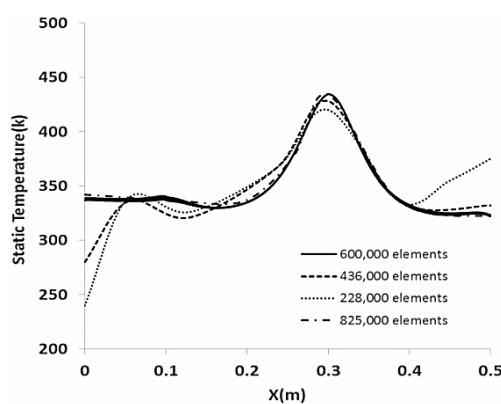
در این مطالعه، شبیه‌سازی عددی سه‌بعدی برای بدست آوردن دبی بهینه آب و هیدروژن مایع به عنوان سیال خنک کننده، دمای دیواره در تماس با گاز برای دو سیال خنک کننده متفاوت، شار حرارتی روی دیواره در تماس با گازهای محترقه، بررسی و مقایسه

خنک کاری آب و هیدروژن مایع نمایش داده شده است. برای سه سوخت هیدروژن مایع، JP-4 و RP-1 و با استفاده از نرم افزار تجاری ناسا، دما و فشار بعد از احتراق این سه سوخت محاسبه و در جدول ۱ آورده شده است. در شکل ۱۲ با تعویض نوع سوخت، به بررسی تأثیر پارامتر فشار و دما بر دمای دیواره پرداخته شده است. با توجه به نتایج مشاهده می‌گردد که برخی از نمودارها دارای ضخامت‌اندی دلیل این موضوع آن است که با توجه به حل سه‌بعدی، در عرض خود کانال‌های خنک کاری نیز تغییرات ناچیز دما مشاهده می‌شود (در حدود ۳ کلوین).

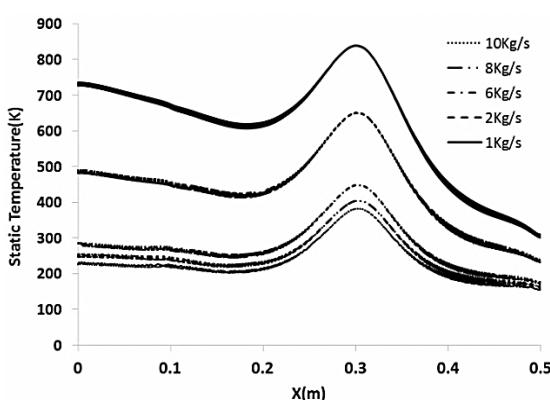


شکل ۵. مقایسه نتایج شبیه‌سازی سه‌بعدی
با نتایج حاصل از تحلیل عددی یک‌بعدی مارچی و لاروکا [۲]

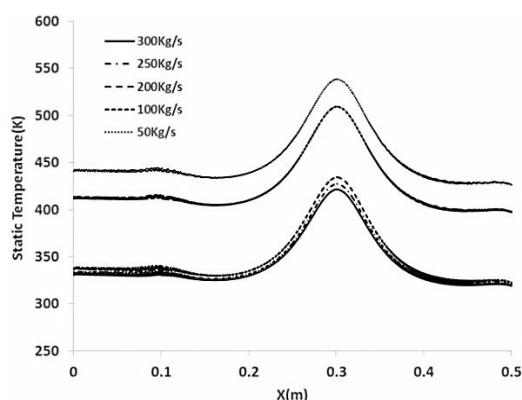
سمت گاز برای سوخت‌های مختلف و شکل‌های ۱۴ و ۱۵ بهترتبیب دمای استاتیک دیواره و شار حرارتی روی دیواره در تماس با گاز را برای سوخت هیدروژن مایع در فشارهای ۲۰، ۳۰ و ۴۰ بار را نشان می‌دهد. شکل‌های ۱۶ و ۱۷ کانتور دمای استاتیک برای خنک کاری با سیال آب را نشان می‌دهند. شکل‌های ۱۸ و ۱۹ نیز نمایانگر مقایسه دمای استاتیک در حالت استفاده از فلز مس و مواد اف. جی. ام. در ساخت محافظه پیشران در حالت خنک کاری آب و هیدروژن مایع است. در شکل‌های ۲۰ تا ۲۳ نیز کانتور دمای استاتیک در حالت استفاده از مواد اف. جی. ام. و با



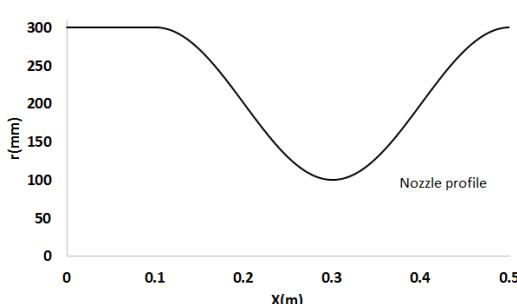
شکل ۴. نمودار مقایسه دمای دیواره
برای تعداد مسی‌های مختلف



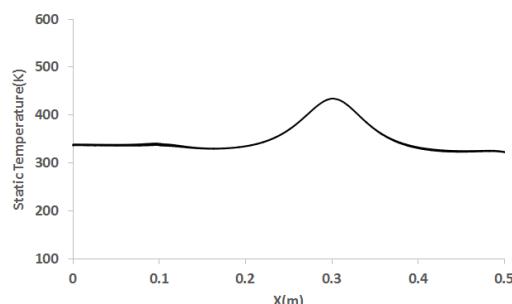
شکل ۷. مقایسه تأثیر دبی‌های هیدروژن مایع بر دمای دیواره در تماس با گاز

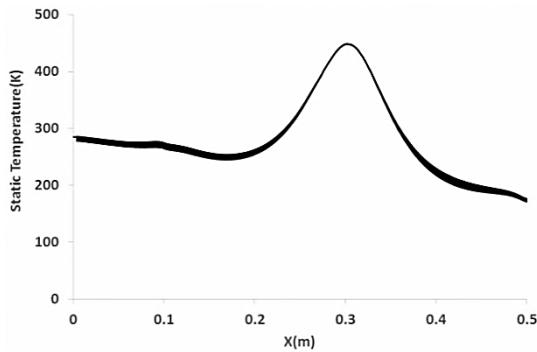


شکل ۶. مقایسه تأثیر دبی‌های مختلف آب بر دمای دیواره در تماس با گاز

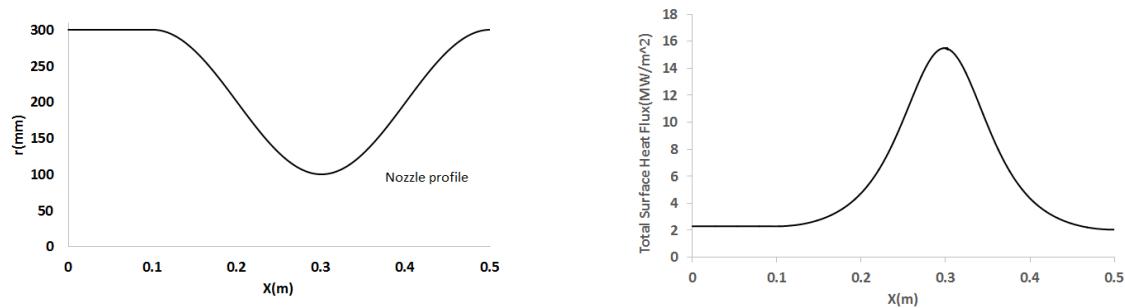


شکل ۸ دمای استاتیک روی دیواره سمت گاز برای سیال خنک کننده آب با دبی کلی ۲۰ کیلوگرم بر ثانیه و سوخت هیدروژن مایع

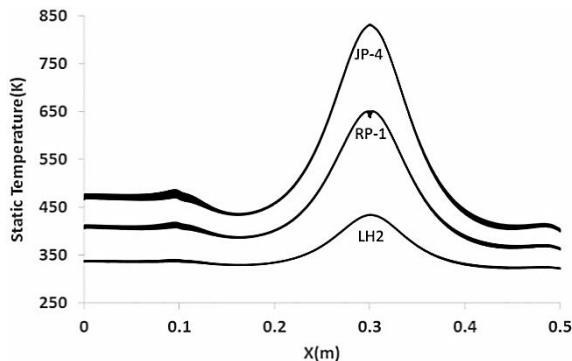




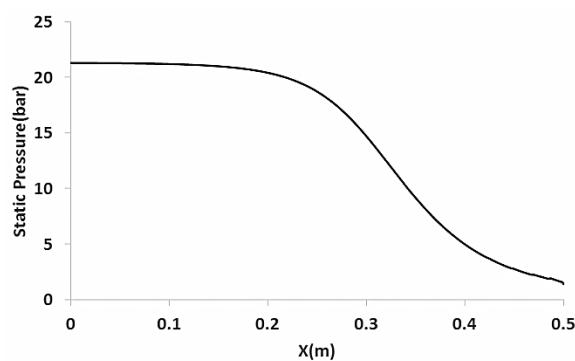
شکل ۹. دمای استاتیک روی دیواره سمت گاز برای سیال خنک کننده هیدروژن مایع با دبی کلی ۶ کیلو گرم بر ثانیه و سوخت هیدروژن مایع



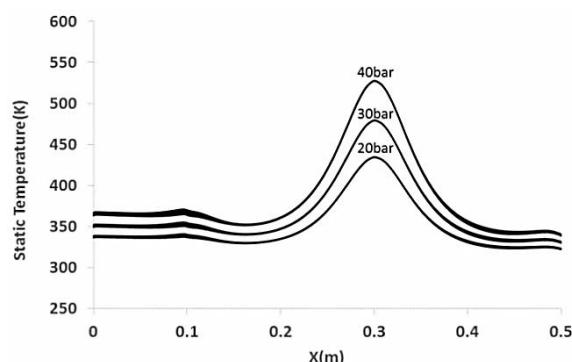
شکل ۱۰. نمودار شار حرارتی روی دیواره سمت گاز برای سوخت هیدروژن مایع



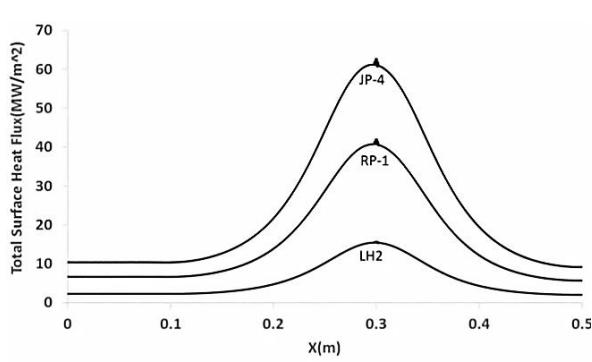
شکل ۱۲. مقایسه دمای استاتیک روی دیواره سمت گاز برای سوخت های مختلف با خنک کاری آب با دبی کلی ۲۰۰ کیلو گرم بر ثانیه



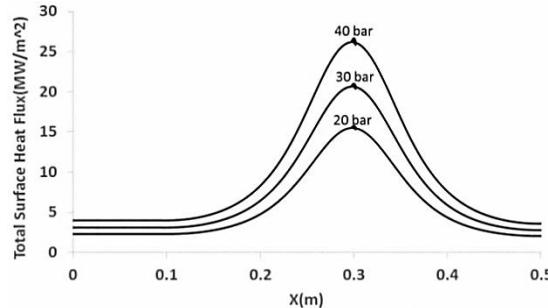
شکل ۱۱. نمودار فشار استاتیک روی خط مرکزی برای سوخت هیدروژن مایع



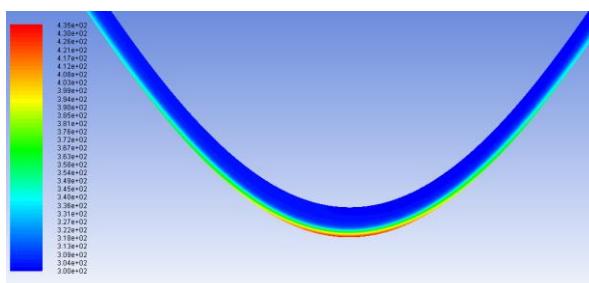
شکل ۱۴. مقایسه دمای استاتیک روی دیواره سمت گاز با خنک کاری آب با دبی ۲۰ کیلو گرم بر ثانیه برای سوخت هیدروژن مایع با فشارهای مختلف



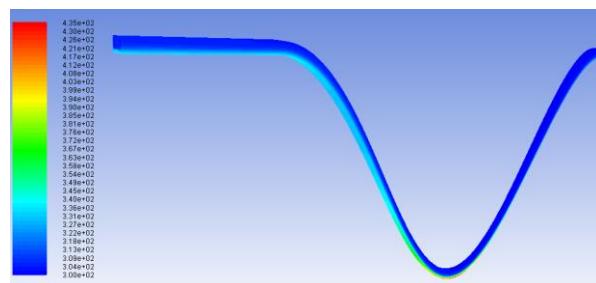
شکل ۱۳. مقایسه شار حرارتی روی دیواره سمت گاز برای سوخت های مختلف



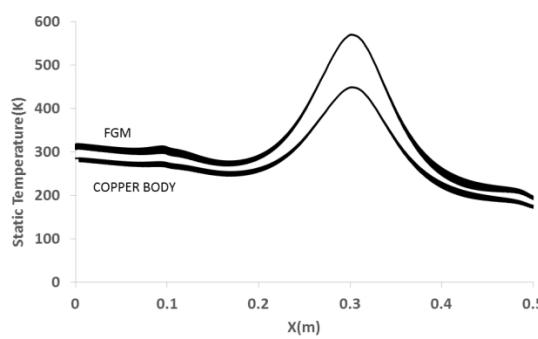
شکل ۱۵. مقایسه شار حرارتی روی دیواره سمت گاز با خنک کاری آب برای سوخت هیدروژن مایع با فشارهای مختلف



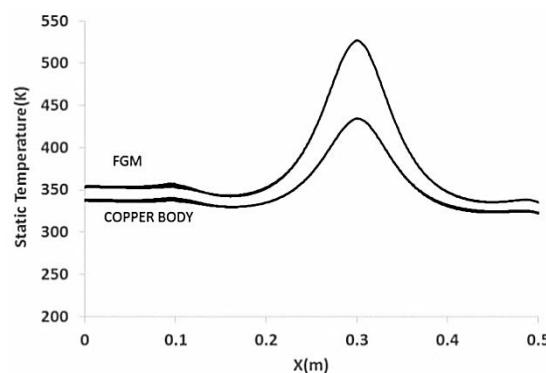
شکل ۱۷. کانتور دمای استاتیک ناحیه گلوگاه برای خنک کاری با آب
با دبی کلی ۲۰۰ کیلو گرم بر ثانیه و سوخت هیدروژن مایع



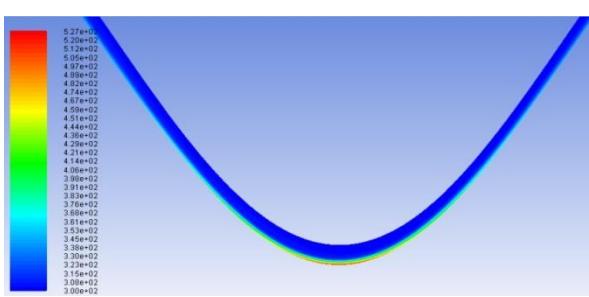
شکل ۱۶. کانتور دمای استاتیک برای خنک کاری با آب
با دبی کلی ۲۰۰ کیلو گرم بر ثانیه و سوخت هیدروژن مایع



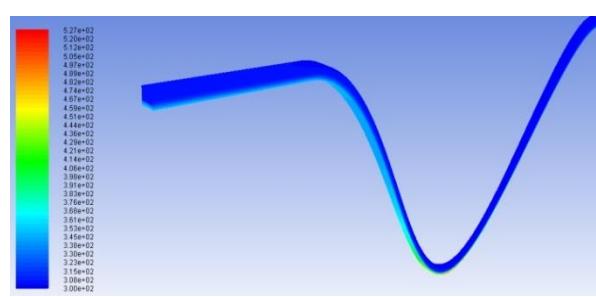
شکل ۱۹. مقایسه دمای استاتیک در حالت استفاده از فلز مس و مواد اف.
جی. ام. در ساخت محفظه پیشان با خنک کاری هیدروژن مایع با دبی کلی ۶



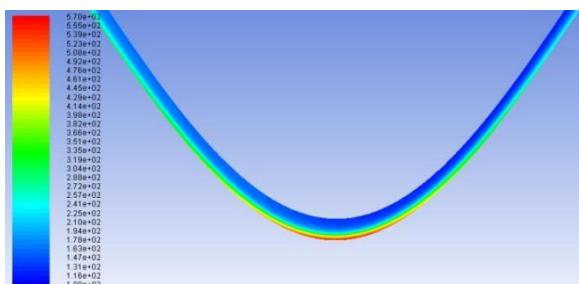
شکل ۱۸. مقایسه دمای استاتیک در حالت استفاده از فلز مس و مواد اف.
جی. ام. در ساخت محفظه پیشان در حالت خنک کاری آب با دبی کلی ۲۰۰



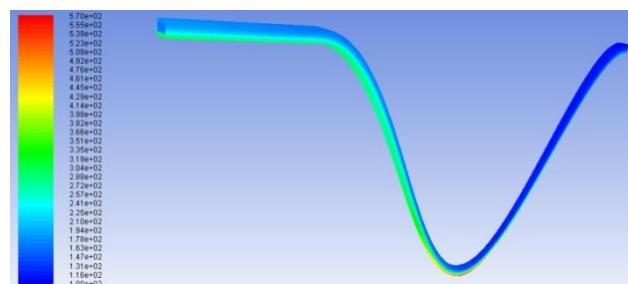
شکل ۲۱. کانتور دمای استاتیک گلوگاه در حالت استفاده از مواد
اف. جی. ام. با خنک کاری آب با دبی کلی ۲۰۰ کیلو گرم بر ثانیه



شکل ۲۰. کانتور دمای استاتیک در حالت استفاده از مواد
اف. جی. ام. با خنک کاری آب با دبی کلی ۲۰۰ کیلو گرم بر ثانیه



شکل ۲۳. کانتور دمای استاتیک گلوگاه در حالت استفاده از مواد اف. جی. ام. با خنک کاری هیدروژن مایع با دبی کلی ۶ کیلوگرم بر ثانیه



شکل ۲۲ شکل ۸ کانتور دمای استاتیک در حالت استفاده از مواد اف. جی. ام. با خنک کاری هیدروژن مایع با دبی کلی ۶ کیلوگرم بر ثانیه

جدول ۱. فشار و دمای محفظه احتراق با توجه به نوع سوخت

سوخت	JP-4	RP-1
هیدروژن مایع		
JP-4		
RP-1		
دما محفظه احتراق (کلوین)	۳۴۰۰	۲۹۵۰
فشار محفظه احتراق (بار)	۳۵۷۷	۳۰
۳۵	۳۴۰	۳۵
۲۰	۳۵۷۷	۶۰

۳۰ و ۴۰ بار مشاهده گردید به ترتیب دمای استاتیک دیواره در تماس با گاز برابر با ۴۳۷، ۴۷۹ و ۵۲۷ کلوین بوده است. نتایج نشان می دهند که دو پارامتر دما و فشار مستقیماً بر شار حرارتی و دمای دیواره تأثیرگذارند و با افزایش دما و فشار، شار حرارتی و دمای دیواره به طور قابل توجهی افزایش پیدا می کند. در حالت استفاده از مواد اف. جی. ام. مشاهده می شود با توجه به کاربرد سرامیک در این مواد و داشتن خاصیت عایق بودن، دما روی دیواره در تماس با گاز به طور قابل توجهی بالا رفته که در حالت استفاده از آب به عنوان سیال خنک کننده، این دما در ناحیه گلوگاه به بیشترین مقدار خود، یعنی ۵۲۷ کلوین رسیده که نسبت به حالت استفاده از فلز مس که بیشترین دما ۴۳۵ کلوین بوده، در حدود ۲۱ درصد افزایش داشته که این میزان افزایش قابل توجه است. در تحلیل عددی که برای خنک کاری با سیال هیدروژن مایع انجام شده است، دما از ۴۴۹ به ۵۶۷ کلوین در حالت استفاده از مواد اف. جی. ام. رسیده که در حدود ۲۵ درصد افزایش داشته است. این افزایش دما نشان دهنده انتقال حرارت کمتر از داخل محفظه احتراق به سیال خنک کننده و در نتیجه آن بازده حرارتی و رانش بالاتر رفته که مزیت بزرگی به حساب می آید.

۷. نتیجه گیری

براساس نتایج حاصل از مدلسازی عددی، در ناحیه گلوگاه محفظه، شار حرارتی عبوری از دیواره محفظه و دمای دیواره به حداقل مقدار خود رسیده و بحرانی ترین بخش از دیدگاه انتقال حرارت می باشد. برای هیدروژن مایع با دبی کلی ۶ کیلوگرم بر ثانیه، بیشترین دمای دیواره سمت گاز برابر با ۴۴۷ کلوین و برای سیال خنک کننده آب با دبی کلی ۲۰۰ کیلوگرم بر ثانیه، این دما برابر با ۴۳۷ کلوین شده است. همان گونه که مشخص است، خنک کاری با سیال هیدروژن مایع به دلیل داشتن ظرفیت حرارتی بالاتر نسبت به آب و همچنین دمای پایین تر، با دبی بسیار کمتری (۶ کیلوگرم بر ثانیه) دمای مطلوب را در دیواره فراهم می کند (در حدود ۹۷ درصد دبی کمتر). سپس با تغییر سوخت و اکسیدایزر برای سه سوخت موشک LH2، JP-4 و RP-1 در حالت استفاده از مواد اف. جی. ام. رسیده که بیشترین دما و شار حرارتی در ناحیه گلوگاه رخ داده است و برای سوختهای JP-4، RP-1 و LH2 در حدود ۶۳۰، ۴۳۷ و ۳۴۰ کلوین که این دما به ترتیب برابر است با ۴۴۹، ۴۷۹ و ۵۲۷ کلوین که نشان دهنده تأثیر دو پارامتر دما و فشار احتراق می باشد. در نهایت برای سوخت هیدروژن مایع با خنک کاری آب در سه فشار مختلف

۸. مأخذ

- [1] D. Kuhl, J. Riccius, O. J. Haidn, Thermomechanical Analysis and Optimization Of

Cryogenic Liquid Rocket Engines, *Propulsion And Power*, Vol. 18, No. 4, pp. 835-846, 2002.

- [2] C. H. Marchi, F. Laroca, A. Fa'bio Carvalho da Silva, J. Nivaldo Hinckel, Numerical Solution Of Flows In Rocket Engines With Regenerative Cooling, *Numerical Heat Transfer*, Vol. A, No. 45, pp. 699-717, 2004.
- [3] Z. S. Shao, Mechanical and Thermal Stresses of a Functionally Graded Circular Hollow Cylinder with Finite Length, *International Journal of Pressure Vessels and Piping*, No. 82, pp. 155-163, 2005.
- [4] S. Zhifei, Z. Taotao, X. Hongjun, Exact Solution of Heterogeneous Elastic Hollow Cylinder, *Composite Structure*, No. 79, pp. 140-147, 2006.
- [5] J. L. Pelletier, Senthil S. Vel, An Exact Solution for the Steady-State Thermo-Elastic Response of Functionally Graded Orthotropic Cylindrical Shells, *Journal of Solids and Structures*, No. 43, pp. 1131-1158, 2006.
- [6] M. Naraghi, S. Dunn, D. Coats, *Dual Regenerative Cooling Circuits For Liquid Rocket Engines*, Manhattan College, Riverdale, 2006.
- [7] A. Mollahajian, A. Asadollahi, Numerical investigation of regenerative cooling in liquid propellant rocket engines, in *Iranian Aerospace Conference*, Sharif University, Tehran, 2008. (in Persian) فارسی
- [8] M. Majidi Parsa, R. Ebrahimi, H. Karimi, Numerical Modeling of Regenerative Cooling in Liquid Propellant Rocket Engines, *Master Thesis*, University of Khaje Nasir Toosi, Tehran, 2009. (in Persian) فارسی
- [9] A. Ulas, E. Boysan, Numerical Analysis Of Regenerative Cooling In Liquid Propellant Rocket Engines, *Aerospace Science and Technology*, Vol. 24, pp. 187-197, 2011.
- [10] Keles I., Conker C., Transient Hyperbolic Heat Conduction in Thick-Walled FGM Cylinders and Spheres with Exponentially Varying Properties, *European Journal of Mechanics and Solids*, No. 30, pp. 449-455, 2011.
- [11] M. Iqbal, N. Sheikh, H. Ali, S. Khushnood, M. Arif, Comparison of Empirical Correlations for the Estimation of Conjugate Heat Transfer in a Thrust Chamber, *Life Science Journal*, Vol. 9, No. 4, pp. 708-716, 2012.
- [12] T. Vinitha, S. Senthilkumar, K. Manikandan, Thermal Design And Analysis Of Regeneratively Cooled Thrust Chamber Of Cryogenic Rocket Engine, *IJERT*, Vol. 2, No. 6, pp. 662-669, 2013.
- [13] W. Yang, B. Sun, Numerical Simulation of Liquidfilm and Regenerative Cooling in a Liquid Rocket, *Applied Thermal Engineering*, Vol. 54, pp. 460-469, 2013.
- [14] S. K. Kim, M. Joh, H. S. Choi, T. S. Park, Multidisciplinary Simulation of a Regeneratively Cooled Thrust Chamber of Liquid Rocket Engine: Turbulent Combustion and Nozzle Flow, *International Journal of Heat and Mass Transfer*, Vol. 70, pp. 1066-1077, 2014.
- [15] M. Azadi, M. Shariyat, Nonlinear Transient Heat Transfer and Thermoplastics Analysis of Thick-Walled FGM Cylinder with Temperature-Dependent Material Properties Using Hermitian Transfinite Element, *Journal of Mechanical Science and Technology*, Vol. 23, No. 10, pp. 2635-2644, 2009.

پی‌نوشت

1. GAMBIT

2. User Defined Functions

3. ANSYS Fluent 15

4. functionally graded material

5. regenerative cooling

6. thermo-mechanical

7. structured grid

8. unstructured grid

9. moving grid

10. multi grid

11. BARTZ

12. chemical equilibrium with applications