

بررسی عددی و بهینه سازی انتقال حرارت جابجایی ترکیبی و تولید آنتروپی در محفظه مربعی با درپوش متحرک

کامل میلانی شیروان¹، مجتبی ماموریان^{*2}

1- دانشجوی دکتری مهندسی مکانیک، دانشگاه فردوسی مشهد، مشهد

2- استادیار، مهندسی مکانیک، دانشگاه فردوسی مشهد، مشهد

^{*} مشهد، صندوق پستی 91775-1111

اطلاعات مقاله

مقاله پژوهشی کامل

دریافت: 21 اردیبهشت 1394

پذیرش: 11 خرداد 1394

ارائه در سایت: 03 تیر 1394

کلید واژگان:

نانو سیال آب - مس

جابجایی ترکیبی

بهینه سازی

تاگوچی

محفظه با درپوش متحرک

چکیده
روش تاگوچی از سال 1980 به عنوان یک روش مؤثر به منظور بهینه سازی فرآیند طراحی نمونه های مهندسی به کار می رود. در این مقاله با استفاده از روش تاگوچی شرایط بهینه در انتقال حرارت و تولید آنتروپی جابجایی ترکیبی نانو سیال آب - مس در یک محفظه مربعی مورد بررسی عددی قرار گرفته است. بدین منظور از یک آرایه متعامد L_{16} (4³) جهت تحلیل تاگوچی استفاده شده است. همچنین معادلات حاکم به روش حجم کنترل جبری شده و توسط الگوریتم سیمپل بطور همزمان حل شده اند. پارامترهای عدد ریچاردسون ($100/0-0/1$)، کسر حجمی نانوذرات مس ($0-0/10\%$) و طول موج سطح موجودار ($0-0$) به عنوان سه فاکتور مؤثر مورد نظر جهت تحلیل در چهار سطح در نظر گرفته شده اند. این تحلیل برای عدد گرا شهف ثابت 10^4 انجام شده است. نتایج نشان می دهند که عدد ناسلت متوسط با افزایش عدد ریچاردسون، کسر حجمی نانوذرات مس و طول موج سطح موجودار کاهش می یابد. با کمک تحلیل تاگوچی مشخص شد که دیواره تحت (با طول موج سطح موجودار صفر) در عدد ریچاردسون $0/1$ و کسر حجمی 0% حالت بهینه طراحی برای انتقال حرارت می باشد. در حالیکه هندسه با $\phi=5\%$ ، $Ri=100$ و $\lambda=0/25$ حالت بهینه طراحی برای تولید آنتروپی می باشد. نهایتاً برای انتقال حرارت بیشینه و تولید آنتروپی کمینه هندسه با $\phi=0\%$ ، $Ri=1$ و $\lambda=0/25$ را می توان به عنوان هندسه بهینه انتخاب کرد.

Numerical Investigation and Optimization of Mixed Convection and Entropy Generation in Square Cavity with Lid-Driven

Kamel Milani Shirvan , Mojtaba Mamourian*

Department of Mechanical Engineering , Ferdowsi University of Mashhad, Mashhad, Iran.

* P.O.B. 91775-1111, Mashhad, Iran, mamourian@um.ac.ir

ARTICLE INFORMATION

Original Research Paper
Received 11 May 2015
Accepted 01 June 2015
Available Online 24 June 2015

Keywords:
Cu-water nanofluid
mixed convection
optimization
Taguchi
Lid-driven cavity

ABSTRACT

Taguchi method has been used since 1980 as an effective way to optimize the design process engineering tests. In this paper, optimal conditions of the mixed convection and entropy generation in a square cavity filled with Cu-water nanofluid is analyzed using Taguchi method. For this purpose an L16 (4³) orthogonal Taguchi array is used. Discretization of the governing equations was achieved through a finite volume method and solved with SIMPLE algorithm. The effect of Richardson number (0.1-100), the volume fraction of copper nanoparticles (0-10%) and the wavelength of the wavy surface (0- 1) as effective parameters for analysis in four levels are considered. This analysis was performed for fixed Grashof number 1.4. The results show that the mean Nusselt number decreases by increase of the Richardson number, the volume fraction of nanoparticles and the wavelength of the wavy surface. It is found that the Flat plate (for wavy surface with the wavelength 0) and the volume fraction 0% in the Richardson number 0.1 is optimal design for heat transfer while the geometry with $\Phi=5\%$, $Ri=100$ and $\lambda=0.25$ is optimal design for entropy generation. Finally for maximum heat transfer and minimum entropy generation the geometry with $\Phi=0\%$, $Ri = 1$ and $\lambda=0.25$ can be considered as an optimal design.

نفت و گاز و غیره اشاره نمود [1]

سیالات متداول در کاربردهای تجاری که در محفظه های بسته یا باز استفاده می شوند (از جمله آب، اتیلن گلایکول، روغن) عموماً دارای ضریب هدایت حرارتی پایینی می باشند. به همین دلیل تلاش های فراوانی در جهت بهبود انتقال حرارت توسط این سیالات صورت گرفته است. از جمله این

انتقال حرارت جابجایی در محفظه ها، کاربردهای مهندسی فراوانی دارد. از جمله این کاربردها می توان به خنک کاری قطعات الکترونیکی، مبدل های حرارتی، انتقال حرارت در حوضچه های خورشیدی، صنایع غذایی و شیمیایی، راکتورهای هسته ای، سیستم های روغن کاری، کالکتورهای خورشیدی، صنایع

- مقدمه

Please cite this article using:

K. Milani Shirvan , M. Mamourian, Numerical Investigation and Optimization of Mixed Convection and Entropy Generation in Square Cavity with Lid-Driven, *Modares Mechanical Engineering*, Vol. 15, No. 8, pp. 164-174, 2015 (In Persian)

برای ارجاع به این مقاله از عبارت ذیل استفاده نمایید:

www.SID.ir

کسر حجمی مشخص نانو سیال با افزایش عدد ریچاردسون، عدد ناسلت افزایش می‌یابد.

صفائی و گشاشی [10] به مدلسازی جریان انتقال حرارت جابجایی توان آرام و درهم درون یک محفظه مستطیلی با دیواره گرم بالای پرداخته‌اند. نتایج حاصل از کار آن‌ها نشان می‌دهد هر چه عدد ریچاردسون کمتر باشد، نرخ انتقال حرارت بیشتر است و با افزایش عدد ریچاردسون نرخ انتقال حرارت کاهش می‌یابد.

کریمی پور و همکارانش [11] جابجایی توأم آزاد و اجباری ناشی از اثرات همزمان انتقال حرارت جابجایی آزاد و اجباری سیال در یک محفظه شبیدار دو بعدی با درپوش متحرک، به کمک روش شبکه بولتزمن و در مقادیر مختلف عدد ریچاردسون، زاویه‌ی شب و عدد پرانتل مورد بررسی قرار دادند. نتایج حاصل از بررسی آن‌ها نشان می‌دهد که افزایش عدد پرانتل منجر به افزایش نرخ انتقال گرما، به ویژه در مقادیر بالاتر زاویه شب و عدد ریچاردسون، می‌شود. همچنین آن‌ها رابطه‌ای دقیق برای محاسبه عدد نوسلت متوسط محفظه بر حسب عدد پرانتل، عدد ریچاردسون و زاویه شب محفظه ارائه می‌دهند.

آقایی و همکارانش [12] در کاری عددی به بررسی اثر میدان مغناطیسی بر میدان جریان، انتقال حرارت و تولید انتروپی جابجایی توأم نانوسیال آب-مس با لحاظ کردن اثر حرکت براونی نانوذرات در محفظه‌ی ذوزنقه‌ای پرداخته‌اند. دیواره‌های جانبی هندسه کار آن‌ها عایق بوده، دیواره‌ی بالایی سرد و متحرک به سمت راست یا چپ و دیواره‌ی پایینی گرم می‌باشد. زاویه‌ی دیواره‌های جانبی با افق 45° است. مطالعه آن‌ها در عدد گراف 10^4 برای اعداد رینولدز 30، 100، 300 و 1000، اعداد هارتمن 25، 50، 75 و 100 و کسر حجمی‌های 0/04 تا 0/04 از نانوذرات انجام شده است. نتایج آن‌ها نشان می‌دهد که در همه‌ی اعداد رینولدز و کسر حجمی‌ها با افزایش عدد هارتمن، عدد ناسلت متوسط کاهش می‌یابد. همچنین در تمام حالت‌های بررسی شده، تغییرات آنتروپی تولیدی کل با عدد هارتمن مشابه تغییرات عدد ناسلت متوسط می‌باشد.

از جمله کارهای دیگری که محققین در زمینه بهبود انتقال حرارت در محفظه‌ها انجام داده‌اند استفاده از هندسه موج دار می‌باشد از جمله کارهایی که در این زمینه صورت گرفته می‌توان به کار محمود و همکارانش [13] اشاره نمود. آن‌ها در این کار به بررسی عددی نرخ انتقال حرارت و ویژگی‌های جریان سیال داخل محفظه‌ای با دو دیواره موج دار افقی همدما و دو دیواره عمودی صاف آدیباتیک پرداخته‌اند. این شبیه‌سازی در محدوده طول موج متفاوت 0 تا 0/4 و نسبت منظری 1 و 2 و در محدوده اعداد گراف 10^0 تا 10^7 صورت گرفته است. عبدالقدار و همکارانش [14] در کاری عددی به بررسی تأثیر تغییر دامنه سینوسی دیواره پایینی یک محفظه بر نرخ انتقال حرارت پرداخته‌اند. آن‌ها در این کار دیواره صاف افقی بالا و دیواره موجی پایین را همدما و به عنوان دیواره سرد و گرم و دیواره‌های عمودی صاف چپ و راست را عایق فرض کرده‌اند. محدوده عدد رایلی آن‌ها از 10^3 تا 10^6 و تغییرات دامنه دیواره موجی در چهار مقدار 0/15، 0/25، 0/35 و 0/45 می‌باشد. وارول و اوستوب [15] بر روی نرخ انتقال حرارت جابجایی داخل یک کلکتور خورشیدی بحث کرده‌اند. آن‌ها جهت انجام این کار به بررسی عددی دو مدل کلکتور خورشیدی با دیواره جاذب موج دار و دیواره جاذب بدون موج پرداخته‌اند. آن‌ها جهت انجام محاسبات، جریان را آرام و دیواره‌ها را در دمای ثابت و محدوده عدد رایلی را از 10^3 تا 5×10^7 ، محدوده تغییرات طول موج از $1/33$ تا 4 و نسبت منظری از 0 تا 4 فرض کرده‌اند. نتایج حاصل از تحقیق

تلاش‌ها می‌توان به افزودن نانوذرات و استفاده از هندسه موج اشاره نمود. افزودن نانوذراتی مانند مس، اکسید آلومینیوم و اکسید تیتانیوم به سیال اصطلاحاً نانوسیال را ایجاد می‌کند و باعث بهبود ضریب انتقال حرارت می‌شود [2].

مسئله انتقال حرارت ترکیبی در یک محفظه مربعی / مستطیلی پر شده با نانو سیالات مختلف در سال‌های اخیر بسیار مورد توجه محققین قرار گرفته است.

از جمله این کارها می‌توان به کار تیواری و داس [3] اشاره نمود. آن‌ها در کار خود به بررسی مسئله انتقال حرارت ترکیبی در یک محفظه مربعی پر شده با نانو سیال آب-مس پرداخته‌اند. هندسه محفظه آن‌ها شامل دو دیواره در دماهای ثابت در سمت راست و چپ محفظه می‌باشد که در جهت عمودی در حرکت هستند. نتایج تحقیق آن‌ها نشان می‌دهد که عدد ریچاردسون و جهت حرکت دیواره‌ها بر روی میدان جریان و انتقال حرارت تأثیرگذار می‌باشد. همچنین آن‌ها نشان داده‌اند با افزایش کسر حجمی نانوذرات مس در سیال پایه، عملکرد حرارتی بهبود می‌یابد. نعمتی و همکارانش [4] انتقال حرارت جابجایی ترکیبی در محفظه مربعی با دیواره‌های عمودی در دماهای مختلف و دیواره بالایی متحرک پر شده با نانوسیالات مختلف را بررسی نموده‌اند. نتایج تحقیقات آن‌ها نشان می‌دهد که انتخاب نانوذرات تأثیر بسزایی بر روی عملکرد حرارتی نانو سیال دارد. عارف منش و محمودی [5] انتقال حرارت جابجایی ترکیبی در یک محفظه مربعی پر شده با نانو سیال آب - اکسید آلومینیوم که دیواره‌های کناری و بالایی آن ساکن بوده و در دمای ثابت سرد قرار دارند و دیواره پایینی آن در دمای ثابت گرم و متحرک در جهت افقی است را بررسی نموده‌اند. آن‌ها در کار خود جهت تخمین ویسکوزیته نانوسیال از دو مدل برینکمن و مایگا استفاده نموده‌اند. نتایج تحقیقات آن‌ها نشان می‌دهد که استفاده از این دو مدل در تخمین مقدار انتقال حرارت بویژه در مقادیر ریچاردسون پایین و کسر حجمی بالای نانوذرات دارای اختلاف قابل توجهی هستند. منصور و همکارانش [6] مسئله انتقال حرارت جابجایی ترکیبی در یک محفظه مربعی که از پایین گرما داده می‌شود را بررسی نموده‌اند. نتایج تحقیقات آن‌ها نشان می‌دهد که عدد ناسلت با افزایش کسر حجمی نانوذرات افزایش یافته و با افزایش فاصله از منبع حرارتی کاهش می‌یابد. ابونادا و چامخا [7] جابجایی ترکیبی در یک محفظه مربعی پر شده با نانو سیال آب - اکسید آلومینیوم را در حال حکم دیواره بالایی در دمای ثابت گرم بوده و با سرعت ثابت در حال حرکت می‌باشد و دیواره پایینی ساکن بوده و در دمای ثابت سرد قرار دارد را بررسی نموده‌اند. نتایج حاصل از تحقیقات آن‌ها نشان می‌دهد افزودن نانوذرات به سیال پایه عملکرد حرارتی را بهبود می‌بخشد. امین الساداتی و همکارانش [8] انتقال حرارت جابجایی اجباری در یک محفظه مربعی پر شده با نانو سیال آب - اکسید آلومینیوم را در حال بررسی نمودند که دیواره‌های بالایی و پایینی محفظه در دماهای مختلف بوده و همجهت و یا در خلاف جهت یکدیگر در حال گردش می‌باشند. نتایج تحقیق آن‌ها نشان می‌دهد که در تمامی مقادیر عدد ریچاردسون زمانی که نسبت منظری کاهش می‌یابد، نرخ انتقال حرارت بهبود می‌یابد. عباسیان آرانی و همکارانش [9] در یک بررسی عددی بر روی محفظه ذوزنقه‌ای، جابجایی ترکیبی نانو سیال آب-مس را با منابع حرارتی روی دیواره‌های جانبی آن بررسی نموده‌اند. نتایج بررسی آن‌ها نشان می‌دهد که نرخ انتقال حرارت در حالتی که دریچه ورودی به دیواره سرد نزدیک تر است بیشتر از حالتی است که به دیواره گرم نزدیک‌تر است. همچنین نتایج آن‌ها نشان می‌دهد که به ازای یک عدد رینولدز و در یک

انتقال حرارت جابجایی طبیعی در محفظه های مربعی و مستطیلی بسیار مورد توجه محققین قرار گرفته است، ولی در زمینه بهینه سازی در انتقال حرارت ترکیبی در محفظه های مربعی جای کار بسیاری باقی مانده است. امروزه طراحی آزمایش برای به دست آوردن شرایط بهینه در مطالعات گوناگون بسیار رواج دارد [24]. از سال 1980 روش تاگوچی در صنایع مکانیک کاربردهای گسترده ای داشته است و به عنوان یک ابزار قادرمند در زمینه بهینه سازی مورد استفاده قرار گرفته است [25]. در روش تاگوچی آزمایش ها به منظور دستیابی به اهداف، تعیین شرایط بهینه و بررسی تأثیر هر یک از عوامل مؤثر بر روی پاسخ و تخمین پاسخ تحت شرایط بهینه تجزیه و تحلیل می شود. همچنین در این روش نتایج ارائه شده به روش تحلیل نسبت سیگنال به نویز (S/N) ارزیابی می شود. به عبارت دیگر نسبت عوامل ثابت عملیاتی به عوامل ایجاد اختشاش که قابل کنترل نیستند این نسبت را ایجاد می نمایند. همچنین روش تاگوچی از آنوا¹ جهت تحلیل نتایج استفاده می نماید. به عبارت دیگر در این روش می توان از تحلیل واریانس نیز به منظور بدست آوردن اهمیت نسبی هر یک از عوامل مؤثر استفاده نمود. نتایج حاصل از این تحلیل معمولاً بصورت نمایش جدولی ارائه می شود. که این جدول شامل اطلاعات مفیدی از قبیل: درجه آزادی هر عامل و خطای ناشی از آن، مجموع مربعات، واریانس، درصد تأثیر عوامل در پاسخ می باشد [26].

با بررسی های انجام شده مشخص شد که تا کنون بر روی بهینه سازی محفظه مربعی با در نظر گرفتن سه پارامتر طول موج سطح موجدار، عدد ریچاردسون و کسر حجمی نانوذرات کار خاصی صورت نگرفته است. در کارهای صورت گرفته عمدها تأثیر پارامترهای موثر بر انتقال حرارت و تولید آنتروپی بدون بهینه سازی مورد بررسی قرار گرفته است و مطالعه ای به منظور بهینه سازی همزمان پارامترها به میان نیامده است.

نوآوری این مقاله نسبت به مطالعات انجام شده قبلی، بررسی عددی جهت بهینه سازی نرخ انتقال حرارت جابجایی ترکیبی و تولید آنتروپی در محفظه مربعی با در نظر گرفتن سه پارامتر مؤثر بر انتقال حرارت بطور همزمان می باشد. لذا در این مقاله سعی شده است تا با استفاده از روش تاگوچی به بررسی سه پارامتر تأثیرگذار بر نرخ انتقال حرارت با توجه به دیدگاه تولید آنتروپی به صورت همزمان پرداخته شود. نهایتاً هندسه بهینه از لحاظ افزایش انتقال حرارت، کاهش تولید آنتروپی و همچنین از لحاظ افزایش انتقال حرارت و کاهش آنتروپی بطور همزمان مشخص شده است.

در این مقاله تأثیر کسر حجمی نانو ذرات مس (0-10%), طول موج دیواره موجدار (1-0) در اعداد ریچاردسون مختلف (0-100) و در عدد گراشلهف ثابت 10^4 بر روی انتقال حرارت و تولید آنتروپی بر روی دیواره موجدار گرم محفظه مربعی مورد بررسی قرار گرفته است.

2- بیان مسئله

هندسه مورد مطالعه در مقاله حاضر در شکل 1 مشاهده می شود. همانگونه که مشهود است، این هندسه شامل یک محفظه مربعی با دیواره گرم موجدار تحت شار حرارتی ثابت و دیواره سرد صاف تحت دمای ثابت می باشد که دو دیواره صاف بالایی و پایینی آن عایق بوده و دیواره بالایی با سرعت ثابت U_0 حرکت می کنند.

سطح موجدار توسط معادله بی بعد کسینوسی (1) شبیه سازی شده است:

آنها نشان می دهد نرخ انتقال حرارت در دیواره موجی بیشتر از دیواره جاذب صاف می باشد.

رستمی [16] نرخ انتقال حرارت غیرپایا و ویژگی های جریان سیال داخل یک محفظه را بررسی نموده است. محفظه مورد بررسی دارای دو دیواره عمودی موجی با تابع کسینوسی و دو دیواره صاف افقی می باشد. دیواره بالایی و پایینی آدیباتیک و دیواره های موجی عمودی در دمای ثابت هستند. محدوده تغییرات عدد گراشلهف از 10^3 تا 10^6 و نسبت موج (دامنه به طول موج) از 0 تا 0/35 و نسبت منظری (عرض به طول موج) از 0/5 تا 1 می باشد.

اووتوب و همکارانش [17] به بررسی نرخ انتقال حرارت جابجایی آزاد محفظه ای با منبع گرمایی حجمی و دیواره موجی پرداخته اند. در این محفظه دیواره های عمودی موج دار و در دمای متفاوت و دیواره های صاف افقی بالایی و پایینی آدیباتیک فرض شده اند. هدف از بررسی این مقاله بررسی تأثیر اعداد رایلی داخلی و خارجی و اندازه طول موج دیواره بر نرخ انتقال حرارت بوده است. وانگ و چن [18] به بررسی نرخ انتقال حرارت جریان داخل یک کانال با دیواره سینوسی پرداخته اند. هدف از این کار بررسی تأثیر طول موج دیواره بر عدد ناسلت، ضریب اصطکاک، و عدد پرنتل بوده است. نتایج حاصل از این شبیه سازی نشان می دهد، مقادیر عدد ناسلت و ضریب اصطکاک با افزایش عدد رینولدز و طول موج افزایش می یابد.

محمود و فریزر [19] به بررسی تولید آنتروپی همراه با انتقال حرارت و جریان در داخل محفظه ای با دو دیواره صاف افقی و دو دیواره موجی عمودی پرداخته اند. منحنی دیواره موج دار، سینوسی فرض شده است. دیواره های صاف بالایی و پایینی آدیباتیک و دیواره های عمودی موجدار دما ثابت فرض شده اند. این تحقیق در محدوده عدد گراشلهف 10^3 تا 10^7 و نسبت منظری 1 تا 4 و محدوده طول موج دیواره 0 تا 0/6 صورت گرفته است.

جودکی و اشرافی زاده [20] به بررسی جریان سیال آرام و پایدار درون یک کانال با دیواره های موجدار پرداخته اند. آنها در کار خود اثر چند پارامتر هندسی نازل ها و دیفیوزرهای فرضی نظیر طول/شکل دیواره و میزان عدم تقارن را بر افت فشار سیال و نرخ جابجایی حرارت در یک کانال دو بعدی مورد مطالعه قرار داده اند. فرضیات آنها شامل جریان داخلی، لزج و غیرقابل تراکم و عدد رینولدز 200 می باشد. نتایج حاصل از مطالعه انجام شده نشان می دهد که افزایش طول نازل نسبت به دیفیوزر در یک واحد تکراری در امتداد کانال باعث افزایش عدد نوسلت متوسط شده ولی عدم تقارن دیواره ها بسته به میزان آن ممکن است باعث کاهش یا افزایش عدد نوسلت شود.

در زمینه بهینه سازی محفظه های بسته می توان به کارهای داسیلووا و گوزیلین [21] اشاره نمود. آنها در کار خود به بهینه سازی هندسه L و C مانند کانال پرداختند. آنها در این کار به دنبال یافتن ماکزیمم مقدار نرخ انتقال حرارت از دیواره گرم به سیال خنک کار بودند. بهینه سازی آنها بصورت عددی و با استفاده از تکنیک حجم محدود برای یافتن فاصله، طول و ارتفاع بهینه انجام شد. اون الله و همکارانش [22] به بهینه سازی عددی شکل هندسی یک محفظه بسته مشابه محفظه مربعی برای جریان جابجایی طبیعی پرداختند. بررسی آنها برای اعداد رایلی مختلف و زوایای مختلف چرخش محفظه انجام شد. نتایج آنها نشان می دهد که بهینه سازی مطلوب در اعداد رایلی بالا اتفاق می افتد. همچنین می توان به کار اوچند و همکارانش [23] اشاره نمود.

سمت چپ تحت شار حرارتی ثابت q_0'' قرار دارد و دیواره سمت راست در دمای ثابت T_L ، قرار گرفته است. همچنین دیوارهای بالایی و پایینی محفظه مربعی عایق بوده و دیواره بالایی با سرعت ثابت U_0 در حرکت می‌باشد.

شرایط مرزی در زیر ارائه شده است:

دیواره سمت چپ:

$$u^* = 0, v^* = 0, \frac{\partial \theta}{\partial n^*} = \frac{k_{bf}}{k_{nf}} \quad (11)$$

دیواره سمت راست:

$$u^* = 0, v^* = 0, \theta = 0 \quad (12)$$

دیواره بالایی:

$$u^* = 1, v^* = 0, \frac{\partial \theta}{\partial n^*} = 0 \quad (13)$$

دیواره پایینی:

$$u^* = 0, v^* = 0, \frac{\partial \theta}{\partial n^*} = 0 \quad (14)$$

در این مقاله عملکرد انتقال حرارتی نانوذرات در دیواره موجدار گرم بر اساس عدد ناسلت تخمین زده می‌شود. عدد ناسلت (Nu) برابر است با:

$$Nu = \frac{hW}{k_{bf}} \quad (15)$$

در این معادله h بیانگر ضریب انتقال حرارت جابجایی می‌باشد.

($h = \frac{q_0''}{T_s - T_L}$) می‌توان آنرا از قانون سرمایش نیوتون به صورت زیر تخمین زد.

زیر نویس S بیانگر دمای سطح می‌باشد.

با جایگذاری مقادیر h در رابطه (15) و با استفاده از تعریف θ در رابطه (2) داریم:

$$Nu = \frac{1}{\theta_s} \quad (16)$$

نهایتاً مقدار ناسلت متوسط بر روی ناحیه موجدار دیواره سمت چپ طبق رابطه (17) بدست می‌آید:

$$Nu = \frac{1}{l_w^*} \int_0^{\lambda} Nu d\eta \quad (17)$$

l_w^* طول بی بعد دیواره موجی می‌باشد.

3-2- تولید آنتروپی

نرخ تولید آنتروپی بی بعد محلی در میدان دو بعدی جریان با قرار دادن روابط بی بعد در معادله بعد دار و طبق رابطه (18) و (19) بدست می‌آید [28]:

$$S_{l,h}^* = \frac{k_{nf}}{k_{bf}} \cdot \frac{1}{(\theta + T_r)^2} + \left[\left(\frac{\partial \theta}{\partial x} \right)^2 + \left(\frac{\partial \theta}{\partial y} \right)^2 \right] + \frac{Ec \cdot Pr}{\theta + T_r} \cdot \frac{\mu_{nf}}{\mu_{bf}} \left\{ 2 \left[\left(\frac{\partial u^*}{\partial x^*} \right)^2 + \left(\frac{\partial v^*}{\partial y^*} \right)^2 \right] + \left(\frac{\partial u^*}{\partial x^*} + \frac{\partial v^*}{\partial y^*} \right)^2 \right\} \quad (18)$$

$$S_{l,f}^* = S_{l,h}^* + S_{l,f}^* \quad (19)$$

تولید آنتروپی کلی بر واحد حجم طبق رابطه (20) بدست می‌آید:

$$S_t = \frac{1}{V^*} \int S_{l,f}^* dV^* \quad (20)$$

3-3- روابط مربوط به خواص نانوسيال

خواص ترموفیزیکی نانوسيال برای حل معادلات حاکم (3) تا (6) از روابط (24-21) بدست می‌آیند [29، 30]. معادلات (23) و (24) بترتیب مربوط به ویسکوزیته مؤثر نانوسيال (رابطه برینکمن) و ضریب هدایت گرمایی مؤثر نانوسيال (مدل ماکسول-گارنتس) می‌باشند.

$$x^* = \alpha_w [1 - \cos \left(\frac{2\pi y^*}{\lambda^*} \right)] \quad (1)$$

که x^* و y^* اعداد بدون بعد موقعیت مختصاتی، λ^* (λ/w) طول موج بی بعد و α_w دامنه سطح موجدار می‌باشند.

3- معادلات اساسی حاکم

در این مطالعه رفتار سیال و ویژگی‌های انتقال حرارت نانو سیال در محفظه مربعی با درپوش متحرک که در شکل 1 مشاهده می‌شود، توسط معادلات پیوستگی، ناویر استوکس و انرژی بدست می‌آیند. لذا جهت ساده سازی معادلات حاکم از فرضیات زیر استفاده شده است:

- نانو سیال نیوتونی و تراکم ناپذیر می‌باشد.

- تمامی خواص ترموفیزیکی نانوسيال ثابت بوده بجز چگالی که بر اساس تقریب بوزینسک تغییر می‌نماید.

- سیال پایه (آب) و نانوذرات مس در تعادل گرمایی بوده و بین آنها حرکت نسبی اتفاق نمی‌افتد.

- میدان‌های سرعت و دما بصورت دوبعدی، آرام و دائم در نظر گرفته شده‌اند.

- از اثرات تشعشع صرفنظر شده است.

با استفاده از فرضیات بالا و بکار بردن روابط بی بعد رابطه (2) در معادلات حاکم بعددار [27]، معادلات بدون بعد حاکم به صورت (3) تا (6) خواهد بود:

$$x^* = \frac{x}{W}, y^* = \frac{y}{W}, u^* = \frac{u}{U_0}, v^* = \frac{v}{U_0} \quad (2)$$

$$p^* = \frac{p}{\rho_{bf} U_0^2}, \theta = \frac{T - T_L}{\frac{q_0'' W}{k_{bf}}} \quad (3)$$

$$\frac{\partial u^*}{\partial x^*} + \frac{\partial v^*}{\partial y^*} = 0 \quad (4)$$

$$u^* \frac{\partial u^*}{\partial x^*} + v^* \frac{\partial v^*}{\partial y^*} = - \frac{\rho_{bf}}{\rho_{nf}} \frac{\partial p^*}{\partial x^*} + \frac{\vartheta_{nf}}{\vartheta_{bf}} \frac{1}{Re} \left(\frac{\partial^2 u^*}{\partial x^{*2}} + \frac{\partial^2 v^*}{\partial y^{*2}} \right) \quad (5)$$

$$u^* \frac{\partial v^*}{\partial x^*} + v^* \frac{\partial u^*}{\partial y^*} = - \frac{\rho_{bf}}{\rho_{nf}} \frac{\partial p^*}{\partial y^*} + \frac{\vartheta_{nf}}{\vartheta_{bf}} \frac{1}{Re} \left(\frac{\partial^2 v^*}{\partial x^{*2}} + \frac{\partial^2 u^*}{\partial y^{*2}} \right) + \frac{(1 - \emptyset)(\rho\beta)_{bf} + \emptyset(\rho\beta)_p}{\rho_{nf}\beta_{bf}} Ri \cdot \theta \quad (6)$$

بیانگر عدد رینولدز بوده و برابر است با: Re

$$Re = \frac{\rho_{bf} U_0 W}{\mu_{bf}} \quad (7)$$

همچنین Pr ، بیانگر عدد پرانتل می‌باشد که برابر است با :

$$Pr = \frac{\vartheta_{bf}}{\alpha_{bf}} \quad (8)$$

Ri ، عدد ریچاردسون می‌باشد که طبق تعریف برابر است با:

$$Ri = \frac{g\beta_{bf}(\frac{q_0'' W}{k_{bf}})W}{U_0^2} = \frac{Gr}{Re^2} \quad (9)$$

Gr ، عدد گراشهف می‌باشد که برابر است با:

$$Gr = \frac{g\beta_{bf}(\frac{q_0'' W}{k_{bf}})W^3}{\vartheta_{bf}^2} \quad (10)$$

1-3- شرایط مرزی

در بیان شرایط مرزی برای حل معادلات حاکم، فرض شده است که دیواره

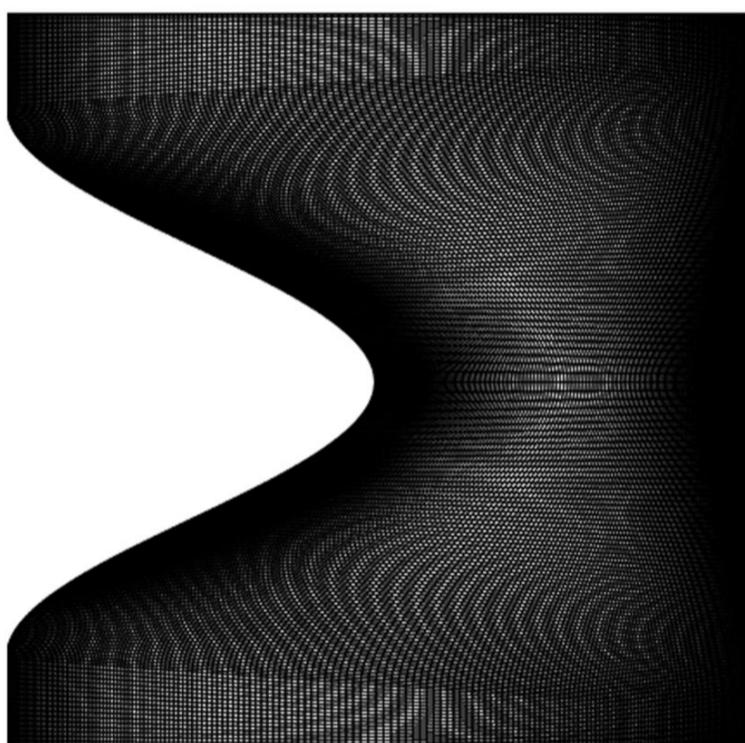
است و میدان‌های سرعت – فشار با استفاده از الگوریتم سیمپل با یکدیگر کوپل شده‌اند. شرط همگرایی، مجموع باقیمانده تمامی نقاط شبکه مربوط به معادله پیوستگی کمتر از 10^{-6} لحاظ شده است.

به منظور ایجاد دامنه حل در محفظه موج دار، یک محفظه مربعی با دیواره موجدار در نظر گرفته شده و همانطور که در شکل شماره 2 مشاهده می‌شود، مش بندی شده است.

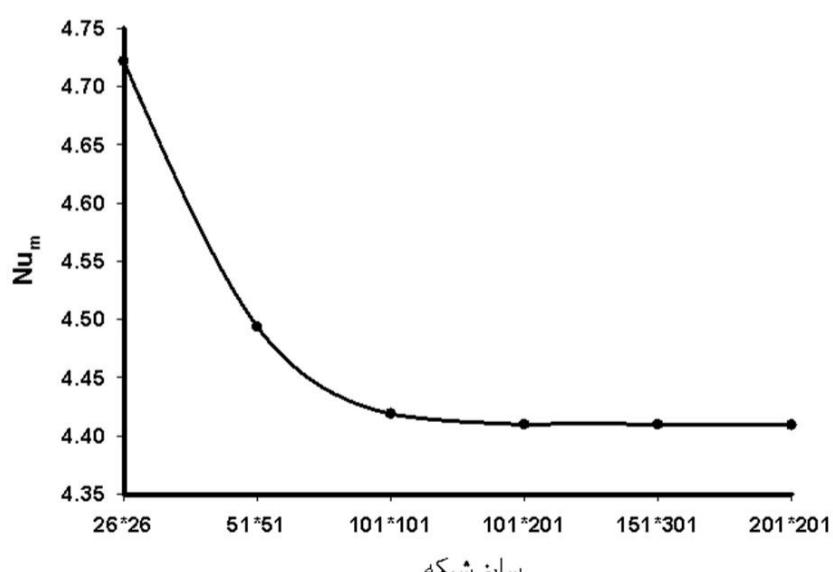
جهت بررسی استقلال شبکه، مقدار عدد ناسلت متوسط بر روی دیواره موجدار با در نظر گرفتن شرایط مرزی روابط (11) تا (14) ملاک عمل قرار گرفته است. بدین منظور از هندسه‌ای با طول موج سطح موجدار $\lambda = 1$ و دامنه سطح موجدار $0/25 \times 101 \times 201$ استفاده شده است.

تفییرات عدد ناسلت بر روی دیواره موجدار با شار ثابت در هندسه مورد نظر در شکل 3 رسم شده است. با توجه به نتایج بدست آمده شبکه با تعداد 201×101 جهت حل معادلات انتخاب شده است.

جهت اعتبار سنجی نتایج در حالت جابجایی ترکیبی، نتیجه کار حاضر با شار حرارتی معادل مرجع [33] در جدول 1 مقایسه شده است. در مرجع [33] جریان سیال و انتقال حرارت جابجایی ترکیبی در یک محفظه مربعی پر شده با هوا مورد بررسی قرار گرفته است. در این کار دیواره‌های افقی محفظه مربعی عایق بوده و دیواره‌های عمودی آن (سرد و گرم) در حرکت هستند.



شکل 2 شبکه بندی میدان حل



شکل 3 تغییرات عدد ناسلت متوسط با سایز شبکه
($\phi = 0\%$, $Ra = 10^6$)

$$\rho_{nf} = (1 - \phi)\rho_{bf} + \phi\rho_p \quad (21)$$

$$(\rho c_p)_{nf} = (1 - \phi)(\rho c_p)_{bf} + \phi(\rho c_p)_p \quad (22)$$

$$\mu_{nf} = \frac{\mu_{bf}}{(1 - \phi)^{2.5}} \quad (23)$$

$$\frac{k_{nf}}{k_{bf}} = \frac{(k_p + 2k_{bf}) - 2\phi(k_{bf} - k_p)}{(k_p + 2k_{bf}) + \phi(k_{bf} - k_p)} \quad (24)$$

$$\alpha_{nf} = \frac{k_{nf}}{(\rho c_p)_{nf}} \quad (25)$$

4- بررسی استقلال شبکه و صحبت سنجی عددی

از آنجا که هندسه توصیف شده با رابطه (1)، هندسه‌ای در دستگاه غیر متعامد می‌باشد، لذا برای حل معادلات حاکم در این دستگاه غیر متعامد، توسط یک تکنیک انتقال مختصاتی معادلات از دستگاه مختصاتی کارتزین متعامد به دستگاه مختصاتی منحنی خطی تولید شده منتقل می‌شوند. بنابراین معادلات حاکم در دستگاه مختصاتی جدید بصورت زیر خواهد بود :

$$\frac{\partial}{\partial \xi} (\rho_\phi U f) + \frac{\partial}{\partial \eta} (\rho_\phi V f) = \frac{\partial}{\partial \xi} \left[\frac{\Gamma_\Phi}{J} \left(\alpha_\Phi \frac{\partial f}{\partial \xi} - \beta_\Phi \frac{\partial f}{\partial \eta} \right) \right] + \frac{\partial}{\partial \eta} \left[\frac{\Gamma_\Phi}{J} \left(-\beta_\Phi \frac{\partial f}{\partial \xi} + \gamma_\Phi \frac{\partial f}{\partial \eta} \right) \right] + JS_\Phi \quad (26)$$

که در رابطه (26) f متغیر عمومی می‌باشد. ξ و η دو محور دستگاه مختصات انتقالی می‌باشند. در رابطه (26) مقادیر U و V به ترتیب اجزا سرعت در مختصات انتقال یافته می‌باشند عبارتند از:

$$U = \left(\left(\frac{\partial y^*}{\partial \eta} \right) u^* - \left(\frac{\partial x^*}{\partial \eta} \right) v^* \right) \quad (27)$$

$$V = \left(\left(\frac{\partial x^*}{\partial \xi} \right) v^* - \left(\frac{\partial y^*}{\partial \xi} \right) u^* \right) \quad (28)$$

که در آن S_Φ ترم منبع انرژی، α_Φ , β_Φ , γ_Φ به ترتیب پارامترهای دستگاه مختصاتی انتقالی و راکتور ژاکوبین به فرم (29) تا (32) هستند:

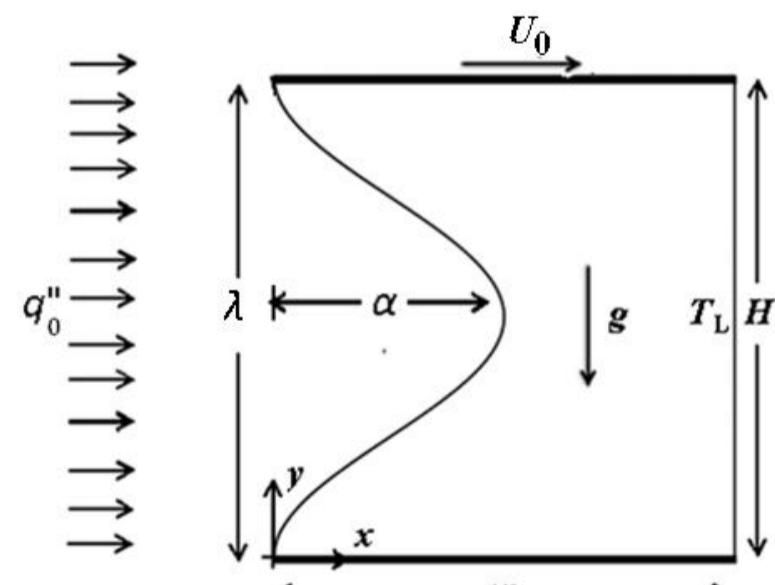
$$\alpha_\Phi = \left(\left(\frac{\partial x^*}{\partial \eta} \right)^2 - \left(\frac{\partial y^*}{\partial \eta} \right)^2 \right) \quad (29)$$

$$\beta_\Phi = \left(\left(\frac{\partial x^*}{\partial \xi} \right) \left(\frac{\partial x^*}{\partial \eta} \right) + \left(\frac{\partial y^*}{\partial \xi} \right) \left(\frac{\partial y^*}{\partial \eta} \right) \right) \quad (30)$$

$$\gamma_\Phi = \left(\left(\frac{\partial x^*}{\partial \xi} \right)^2 + \left(\frac{\partial y^*}{\partial \xi} \right)^2 \right) \quad (31)$$

$$J = \left(\left(\frac{\partial x^*}{\partial \xi} \right) \left(\frac{\partial y^*}{\partial \eta} \right) - \left(\frac{\partial x^*}{\partial \eta} \right) \left(\frac{\partial y^*}{\partial \xi} \right) \right) \quad (32)$$

در مطالعه حاضر معادلات حاکم بی بعد بدست آمده در بخش 3 با استفاده از روش حجم محدود به صورت عددی حل شده است. ترم جابجایی در معادلات حاکم از روش تقریب بالادست مرتبه دوم، گسسته سازی شده



شکل 1 شماتیک محفظه مربعی با دیواره موجدار تحت شار حرارتی (g , شتاب جاذبه، λ طول موج و α دامنه سطح موجدار)

ایجاد خطأ و اغتشاش در اندازه گیری دانست [34]. در محاسبه نسبت سیگنال به نویز بسته به هدف از بهینه سازی مقادیر متفاوت خواهد شد. از آنجا که در مطالعه حاضر هدف افزایش در میزان انتقال حرارت و همچنین کاهش در میزان تولید آنتروپی می باشد لذا این نسبت مطابق رابطه (33) محاسبه خواهد شد [35]:

$$\frac{S}{N} = -10 \times \log\left(\sum_{n=1}^N \frac{1}{y_n^2}\right)/n \quad (33)$$

در رابطه (33) y_n مقدار پاسخ اندازه گیری شده برای هر نمونه در هر آزمون بوده و N تعداد تکرار نمونه می باشد.

نتایج حاصل از محاسبه نسبت سیگنال به نویز حاصل از تحلیل تاگوچی برای هر نمونه در جدول 5 مشاهده می باشد.

6- تحلیل نتایج

در این بخش پاسخ هر نمونه با استفاده از رابطه (33) به نرخ S/N تبدیل شده است. میزان و نحوه تأثیر پارامترهای فرض شده بر پاسخ تبدیل یافته سیستم در جداول شماره 6 و 7 و شکل های 4 و 5 مشاهده می شوند. از آنجا که هدف از تحلیل تاگوچی، بیشینه کردن انتقال حرارت می باشد، لذا باید بالاترین مقدار نسبت سیگنال به نویز را در تحلیل نتایج مد نظر قرار داد.

در شکل های 4 و 5، نسبت سیگنال به نویز حاصل از تحلیل تاگوچی برای دستیابی به انتقال حرارت بیشینه و همچنین تولید آنتروپی کمینه مشاهده می شود. هر چه مقدار متوسط نسبت سیگنال به نویز یک سطح از

جدول 3 پارامترهای مورد بررسی و سطوح آنها در تحلیل تاگوچی

سطح				پارامترهای مورد بررسی	
4	3	2	1	%	کسر حجمی نانوذرات (ϕ)
10	5	2	0	1	کسر حجمی نانوذرات (ϕ)
100	10	1	0/1	2	عدد ریچاردسون (Ri)
1	0/75	0/25	0	3	طول موج سطح موجدار (λ)

جدول 4 جدول نمونه های طراحی شده به روش تاگوچی

S _t	Nu	λ	Ri	ناتایج		شماره نمونه
				%	ϕ	
0/01004259	9/48	0	0/1	0	0	1
$1/50 \times 10^{-5}$	5/25	0/25	1	0	0	2
$4/33 \times 10^{-6}$	3/10	0/75	10	0	0	3
$2/83 \times 10^{-5}$	2/08	1	100	0	0	4
0/0001132	9/12	0/25	0/1	2	2	5
0/0010148	6/22	0	1	2	2	6
0/0002460	2/26	1	10	2	2	7
$2/09 \times 10^{-6}$	2/19	0/75	100	2	2	8
0/0001395	6/05	0/75	0/1	5	5	9
0/0019134	3/38	1	1	5	5	10
$8/83 \times 10^{-5}$	3/33	0	10	5	5	11
$1/64 \times 10^{-6}$	2/25	0/25	100	5	5	12
0/0167436	5/14	1	0/1	10	10	13
$1/63 \times 10^{-5}$	3/28	0/75	1	10	10	14
$2/62 \times 10^{-6}$	2/40	0/25	10	10	10	15
$1/01 \times 10^{-5}$	2/47	0	100	10	10	16

جدول 1 مقایسه عدد ناسلت متوسط در محفظه پر شده با هوا با کار مرجع [33] در

حالت جابجایی ترکیبی		
Ri	کار حاضر	از توپ و داکتکین [33]
0/1	3/409	3/406
1	1/927	1/921
10	0/966	0/961
100	1/050	1/048

5- طراحی به کمک روش تاگوچی

همانگونه که در بخش مقدمه نیز توضیح داده شد، در مطالعه حاضر به کمک روش تاگوچی، به تجزیه و تحلیل انتقال حرارت جابجایی ترکیبی و تولید آنتروپی با در نظر گرفتن سه پارامتر مؤثر پرداخته شده است.

هدف از این بررسی یافتن هندسه بهینه با در نظر گرفتن تأثیر همزمان سه پارامتر مدنظر و همچنین بررسی تأثیر پارامترهای مورد مطالعه در این مقاله بر نرخ انتقال حرارت و تولید آنتروپی در محفظه مربعی با دیواره گرم تحت شار حرارتی ثابت می باشد.

پارامترهای بی بعد استفاده شده در این شبیه سازی عبارتند از:

- کسر حجمی نانوذرات (ϕ): مقدار ϕ از 0 % (آب خالص) تا 10 % تغییر می کند.

- عدد ریچاردسون (Ri): این عدد از 10^{-1} تا 10^2 متغیر می باشد.

- عدد گراشیف (Gf): عدد گراشیف 10^4 می باشد.

- دامنه سطح موجدار (α): که دامنه در این مقاله ثابت و برابر با $\alpha = 0/25$ می باشد.

- خواص ترمودینامیکی آب به عنوان سیال پایه و نانوذرات مس در جدول شماره 2 آورده شده است.

- طول موج سطح موجدار (λ): دامنه تغییر آن از 0 تا $\lambda = 1$ می باشد.

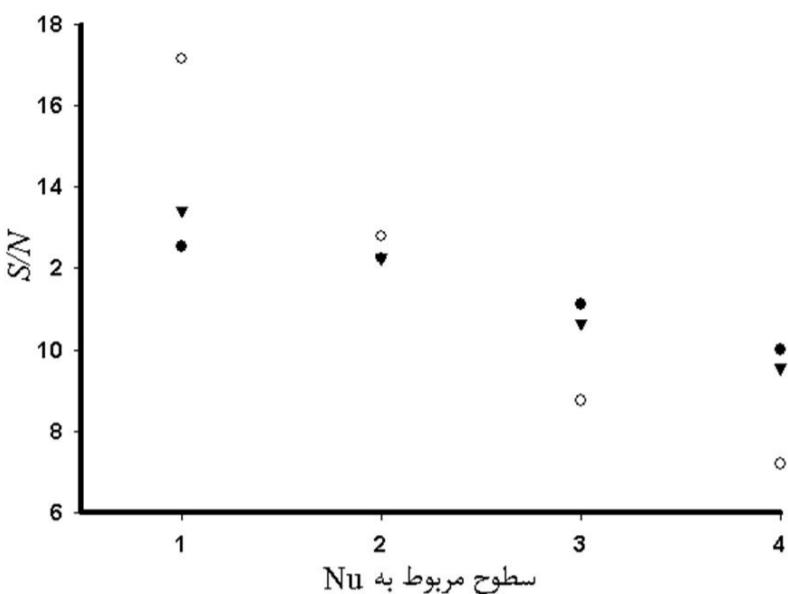
- عدد بی بعد پرانتل، در این مطالعه برابر با $Pr = 6/8$ در نظر گرفته شده است.

جهت تعیین شرایط بهینه انتقال حرارت و تولید آنتروپی، 3 فاکتور مهم کسر حجمی نانوذرات، عدد ریچاردسون و طول موج سطح موجدار در چهار سطح مختلف مورد بررسی قرار گرفت. جدول شماره 3 مقادیر مربوط به هر یک از سه فاکتور مورد بررسی در این مقاله را در چهار سطح 1، 2، 3 و 4 نشان می دهد.

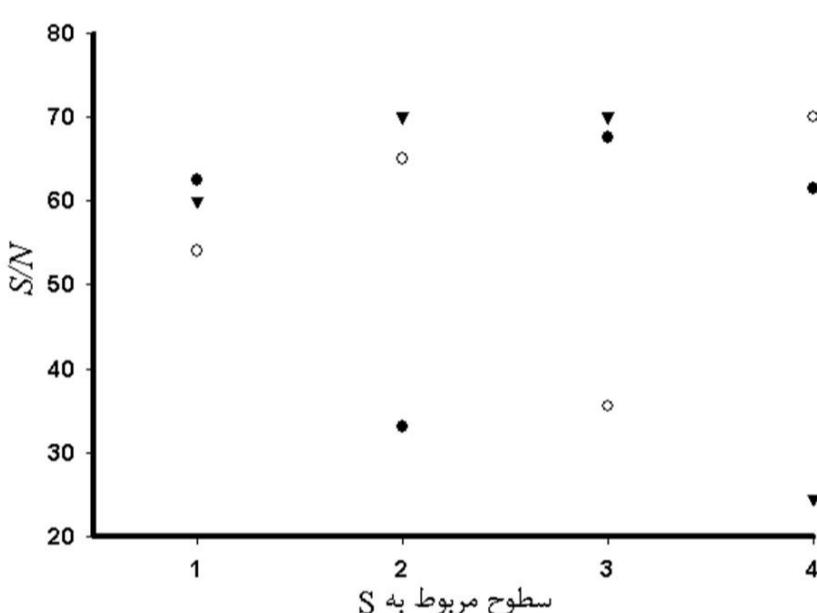
نمونه های طراحی شده به کمک روش تاگوچی با 16 نمونه (آرایه متعادم L₁₆) در جدول 4 ارائه شده است. همانگونه که قبل از نیز اشاره شد، در روش تاگوچی در تحلیل آماری نتایج، از یک تابع پاسخ تبدیل یافته به صورت نسبت علامت اثر (S) به اثر ناشی از خطأ (N) استفاده می شود. مزیت عمده استفاده از این پاسخ در تحلیل آماری را می توان در امکان مقایسه بزرگی اثرات ناشی از هر پارامتر موثر فرض شده با اثرات ناشی از عوامل

جدول 2 خواص ترمودینامیکی سیال پایه (آب) و نانوذرات [28]

خواص	نانوذرات مس	آب خالص	ترموفیزیکی
	4179	385	$C_p (\text{Jkg}^{-1}\text{K}^{-1})$
	0/613	400	$K (\text{Wm}^{-1}\text{K}^{-1})$
	21	1/67	$\beta \times 10^5 (\text{K}^{-1})$
	997/1	8933	$\rho (\text{kgm}^{-3})$



شکل 4 مقدار متوسط نسبت سیگنال به نویز برای سطوح مختلف (Nu)
(دایره توپر (ϕ)), دایره توخالی (Ri)، مثلث (λ))



شکل 5 مقدار متوسط نسبت سیگنال به نویز برای سطوح مختلف (S)
(دایره توپر (ϕ)), دایره توخالی (Ri)، مثلث (λ))

نرخ انتقال حرارت باشد، به ترتیب پارامترهای ریچاردسون، طول موج سطح موجودار و کسر حجمی نانوذرات بیشترین تأثیر را دارند.

همانگونه که در جدول 8 مشاهده می‌شود، برای پارامتر کسر حجمی نانوذرات مقدار بیشینه نسبت سیگنال به نویز قاطع نمی‌باشد. به عبارت دیگر اختلاف بین مقدار بیشینه و مقدار بعد آن بسیار کم می‌باشد، لذا جهت حصول اطمینان بیشتر نمونه دیگری طراحی شده است. این نمونه و نتایج حاصل از آن در جدول 10 مشاهده می‌شود.

همانگونه که در جدول 10، مشهود است در این طراحی سطح پارامتر کسر حجمی نانوذرات در هر نمونه تغییر کرده و نتایج بدست آمده‌اند. نتایج بدست آمده نشان می‌دهند که سطح ارائه شده توسط روش تاگوچی ($\phi=0\%$, $Ri=0/1$, $\lambda=0/25$) سطح بهینه می‌باشد.

همچنین اگر هدف بهینه کردن تولید آنتروپی باشد، به ترتیب طول موج و سپس عدد ریچاردسون و کسر حجمی نانوذرات بیشترین تأثیر را دارند. همانطور که در جدول 9 مشهود است، $\phi=5\%$, $Ri=100$, $\lambda=0/25$ به عنوان سطح بهینه ارائه می‌شود.

جدول 6 و 7 مقادیر سیگنال به نویز را برای هر سطح از پارامترهای مورد نظر با در نظر گرفتن دو پارامتر انتقال حرارت و تولید آنتروپی نشان می‌دهد. با مقایسه بین مقادیر آن‌ها می‌توان به این نتیجه رسید که هندسه با $\phi=0\%$, $Ri=1$, $\lambda=0/25$ را می‌توان با در نظر گرفتن دو پارامتر انتقال

جدول 5 جدول مربوط به سیگنال به نویز برای هر نمونه

شماره نمونه	(Nu) مربوط به S/N	(S/N) مربوط به S/N
1	40	19/536
2	70	14/403
3	70	9/827
4	70	6/361
5	70	19/209
6	60	15/875
7	-67/819	7/082
8	70	6/808
9	70	15/635
10	60	10/578
11	70	10/448
12	70	7/783
13	35/917	14/219
14	70	10/317
15	70	7/604
16	70	7/853

یک فاکتور مقدار بیشتری داشته باشد، آن سطح دارای تأثیر بیشتری می‌باشد. به عبارت دیگر مقدار بهینه هر پارامتر، مقدار متناظر سطحی است که متوسط نسبت سیگنال به نویز آن بیشتر است.

در جداول 8 و 9 رتبه اهمیت هر پارامتر با توجه به نکته گفته شده در بالا قابل مشاهده می‌باشد.

همانگونه که در جداول 8 و 9 مشاهده می‌شود، اگر هدف بهینه کردن

جدول 6 مقادیر سیگنال به نویز برای هر سطح از پارامترهای مورد نظر (NU)

پارامترهای مؤثر	S/N سطح 4	S/N سطح 3	S/N سطح 2	S/N سطح 1
% ϕ	9/998	11/111	12/244	12/531
Ri	7/201	8/74	12/793	17/149
λ	9/56	10/647	12/25	13/428

جدول 7 مقادیر سیگنال به نویز برای هر سطح از پارامترهای مورد نظر (S)

پارامترهای مؤثر	S/N سطح 4	S/N سطح 3	S/N سطح 2	S/N سطح 1
% ϕ	61/479	67/5	33/045	62/50
Ri	70/00	35/545	65/00	53/979
λ	24/524	70/00	70/00	60/00

جدول 8 اهمیت پارامتر مؤثر بر حسب اختلاف مقادیر سیگنال به نویز (Nu)

پارامترهای مؤثر	اختلاف مقادیر بیشینه و کمینه	رتبه اهمیت پارامتر
3	2/533	% ϕ
1	9/948	Ri
2	3/868	λ

جدول 9 اهمیت پارامتر مؤثر بر حسب اختلاف مقادیر سیگنال به نویز (S)

پارامترهای مؤثر	اختلاف مقادیر بیشینه و کمینه	رتبه اهمیت پارامتر
2	34/455	% ϕ
2	34/455	Ri
1	45/476	λ

7- بررسی تأثیر پارامترهای مؤثر بر نتایج

در این بخش به بررسی تأثیر هر یک از عوامل انتخابی به عنوان پارامترهای تأثیرگذار بر انتقال حرارت و تولید آنتروپی با توجه به مقادیر نسبت سیگنال به نویز که در شکل‌های 4 و 5 قابل مشاهده است، پرداخته می‌شود. بدین منظور تأثیر پارامترهای کسر حجمی نانوذرات، عدد ریچاردسون و طول موج سطح موجودار مورد بررسی قرار می‌گیرد.

در عدد ریچاردسون برابر با یک، چرخش ایجاد شده در محفظه تقریباً حالت تقارن پیدا می‌کند (شکل 6، الف) بعارت دیگر در این حالت تأثیر نیروهای شناوری که در اثر اختلاف دما بین دو دیواره کناری ایجاد می‌شوند، با تأثیر نیروهای برشی ناشی از حرکت دیواره بالا برابر است. از آنجا که در این حالت نیروهای شناوری و نیروهای برشی در یک جهت عمل می‌نمایند لذا شدت چرخش گردابه افزایش می‌یابد.

همانگونه که در شکل 5 مشاهده می‌شود، با افزایش سطح عدد ریچاردسون، طول موج سطح موجودار و کسر حجمی نانوذرات، مقدار نسبت سیگنال به نویز کاهش می‌یابد. این مفهوم بدان معناست که هر چه مقدار پارامترهای تأثیرگذار افزایش یابد مقدار انتقال حرارت کاهش می‌یابد.

در اعداد ریچاردسون پایین، میدان‌های سرعت و دما تحت تأثیر جابجایی اجباری قرار دارند. در حالی که در ریچاردسون‌های بالا، جابجایی طبیعی مکانیزم غالب را داشته و از تأثیر جابجایی اجباری کاسته می‌شود. این مفهوم در کانتورهای دمای شکل 7 (ب) مشهود می‌باشد.

در شکل‌های 6 و 7 به ترتیب کانتورهای خطوط جریان و خطوط همدما در هندسه محفظه مربعی با دیواره گرم موج دار تحت شار ثابت مشاهده می‌شوند. این کانتورها برای دو عدد ریچاردسون 1 و 100 و عدد گراشهف 10^4 با کسر حجمی نانوذره مس 0 % ترسیم شده‌اند. با توجه به این شکل‌ها و همچنین با کمک گرفتن از معادله (9) مشخص می‌شود که با افزایش عدد ریچاردسون، میدان‌های سرعت و دما تحت تأثیر جابجایی طبیعی قرار می‌گیرند.

همچنین با توجه به شکل‌های 6 و 7 می‌توان فهمید که با افزایش عدد ریچاردسون و غالب شدن مکانیزم جابجایی طبیعی از میزان اغتشاشات میدان‌های سرعت و دما کاسته می‌شود. بنابراین همان‌گونه که در شکل‌های 6 و 7 (ب) مشاهده می‌شود، از تعداد گردابه‌ها کاسته شده و جریان بصورت تقریباً متقارن شروع به چرخش در جهت ساعتگرد می‌نماید و از طرف دیگر کانتور دما از سطح موجودار پیروی کرده و به فرم آن در می‌آید.

همانگونه که در شکل 7 مشهود است، با کاهش عدد ریچاردسون و توأم شدن تأثیر دو جابجایی اجباری و طبیعی، خطوط همدما شروع به چرخش می‌نمایند. هر چه عدد ریچاردسون بیشتر کاهش می‌یابد، میدان‌های سرعت و دما بیشتر تحت تأثیر جابجایی اجباری قرار می‌گیرند. بنابراین ساختارهای چرخشی ایجاد می‌شوند که مرکز این ساختارها تمایل به حرکت به سمت گوشه بالا و سمت راست محفوظه را دارند (یعنی در جهت نیروهای برشی).

در شکل 7 مشاهده می‌شود، کانتورهای همدما در نزدیکی دیواره موجودار تحت شار حرارتی ثابت و همچنین گوشه بالا و سمت راست محفوظه به یکدیگر نزدیکتر می‌باشند. به عبارت دیگر گرادیان‌های دما در این مناطق از محفوظه دارای مقادیر بیشتری می‌باشد. در نتیجه با توجه به رابطه (20) تولید آنتروپی محلی بیشتری در این مناطق وجود دارد.

همانگونه که در شکل 8 مشهود می‌باشد، با افزایش کسر حجمی نانوذرات، ضخامت لایه مرزی گرمایی بر روی دیواره گرم افزایش می‌یابد. علت

حرارت بیشینه و تولید آنتروپی کمینه به عنوان هندسه بهینه انتخاب کرد. به عبارت بهتر همانگونه که در جدول 6 و شکل 4 (برای انتقال حرارت) مشهود است داریم:

- برای کسر حجمی نانوذرات به ترتیب سطوح 1، 2، 3 و 4 سطوح بهینه می‌باشد.

- برای عدد ریچاردسون به ترتیب سطوح 1، 2، 3 و 4 سطوح بهینه می‌باشد.

- برای طول موج سطح موجودار به ترتیب سطوح 1، 2، 3 و 4 سطوح بهینه می‌باشد.

- همچنین از جدول 7 و شکل 5 (برای تولید آنتروپی) داریم:

- برای کسر حجمی نانوذرات به ترتیب سطوح 3، 4 و 2 سطوح بهینه می‌باشد.

- برای عدد ریچاردسون به ترتیب سطوح 4، 2، 1 و 3 سطوح بهینه می‌باشد.

- برای طول موج سطح موجودار به ترتیب سطوح 2، 3، 1 و 4 سطوح بهینه می‌باشد.

لذا با مقایسه بین این داده‌ها می‌توان به نتیجه گرفته شده در زمینه انتخاب هندسه بهینه برای انتقال حرارت بیشینه و تولید آنتروپی کمینه رسید ($\lambda = 0.25$ ، $Ri = 1$ ، $\phi = 0\%$).

6-1- تحلیل واریانس نتایج

نتایج بدست آمده توسط جدول آنوا تحلیل می‌گردد. هدف از این تحلیل یافتن نسبت واریانس هر پارامتر مد نظر نسبت به واریانس کل می‌باشد. در

جدول 11 تحلیل آنوازی نتایج مشاهده می‌شود.

از آنجا که برای تحلیل پارامترهای مؤثر چهار سطح در نظر گرفته شده است، لذا درجه آزادی آن‌ها برابر با سه می‌باشد. واریانس خطا از تقسیم مجموع مربعات خطا بر درجه آزادی محاسبه می‌گردد. در جدول 11 درصد تأثیر هر یک از پارامترها در انتقال حرارت مشخص شده است. همانطور که مشاهده می‌شود، همه عوامل کم و بیش دارای اهمیت بر پاسخ می‌باشند و پارامتر عدد ریچاردسون بیشترین تأثیر را بر انتقال حرارت دارد. بنابراین می‌توان گفت سرعت حرکت درپوش بیشترین تأثیر را در نرخ انتقال حرارت دارد.

جدول 10 نمونه طراحی شده یافتن هندسه بهینه

شماره نمونه	فاکتورها	نتایج		
Nu	λ	Ri	% ϕ	
9/48	0	0/1	0	1
8/96	0	0/1	2	2
8/25	0	0/1	5	3
8/50	0	0/1	10	4

جدول 11 تحلیل واریانس نتایج (آنوا) برای انتقال حرارت

پارامتر مؤثر	درجه آزادی	مجموع مربعات	واریانس	درصد تأثیر (%)
% ϕ	3	16/08	5/36	5/061
Ri	3	238/723	79/574	83/382
λ	3	35/076	11/692	11/557

می‌باشد.

در این مقاله و به کمک روش تاگوچی، از آنوا جهت تحلیل نتایج استفاده شده است. به عبارت دیگر در این روش از تحلیل واریانس به منظور بدست آوردن اهمیت نسبی هر یک از عوامل مؤثر استفاده شده است. نتایج حاصل از این تحلیل بصورت نمایش جداول ارائه شد. که این جداول شامل اطلاعات مفیدی از قبیل: درجه آزادی هر عامل، مجموع مربعات خطأ، واریانس، درصد تاثیر عوامل در پاسخ می‌باشند.

در هندسه مد نظر دیوارهای بالایی و پایینی عایق بوده و دیواره بالایی با سرعت ثابت در حرکت می‌باشد و دیواره سرد در دمای ثابت قرار دارد.

نتایج بدست آمده از کار عددی به طور خلاصه عبارتند از:

اگر هدف از بهینه سازی بیشینه کردن انتقال حرارت باشد:

- برای کسر حجمی نانوذرات به ترتیب سطوح ۱، ۲، ۳ و ۴ سطوح

بهینه می‌باشند.

- برای عدد ریچاردسون به ترتیب سطوح ۱، ۲، ۳ و ۴ سطوح بهینه

می‌باشند.

- برای طول موج سطح موجدار به ترتیب سطوح ۱، ۲، ۳ و ۴ سطوح

بهینه می‌باشند.

- با تحلیل نتایج بدست آمده از روش تاگوچی سطح بهینه از دیدگاه

انتقال حرارت باید دارای شرایط ($\phi=0\%$ ، $Ri=0/1$ ، $\lambda=0$) باشد.

- اگر هدف کمینه کردن تولید آنتروپی باشد:

- برای کسر حجمی نانوذرات به ترتیب سطوح ۳، ۱، ۴ و ۲ سطوح

بهینه می‌باشند.

- برای عدد ریچاردسون به ترتیب سطوح ۴، ۲، ۱ و ۳ سطوح بهینه

می‌باشند.

- برای طول موج سطح موجدار به ترتیب سطوح ۲، ۳، ۱ و ۴ سطوح

بهینه می‌باشند.

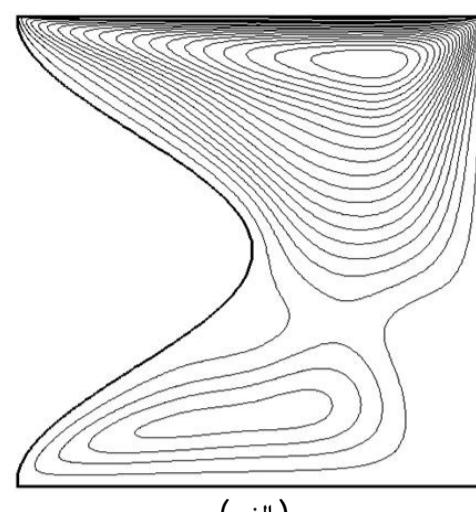
با تحلیل نتایج حاصل از روش تاگوچی به ترتیب طول موج و سپس عدد ریچاردسون و کسر حجمی نانوذرات بیشترین تأثیر را دارند. به عبارت دیگر سطح با مشخصات ($\phi=5\%$ ، $Ri=100$ ، $\lambda=0/25$) به عنوان سطح بهینه انتخاب شد.

با توجه به مقادیر سیگنال به نویز برای هر سطح از پارامترهای مورد نظر و مقایسه بین مقادیر آنها، سطح با مشخصات ($\phi=0\%$ ، $Ri=1$ ، $\lambda=0/25$) برای دو پارامتر انتقال حرارت بیشینه و تولید آنتروپی کمینه به عنوان هندسه بهینه انتخاب شد.

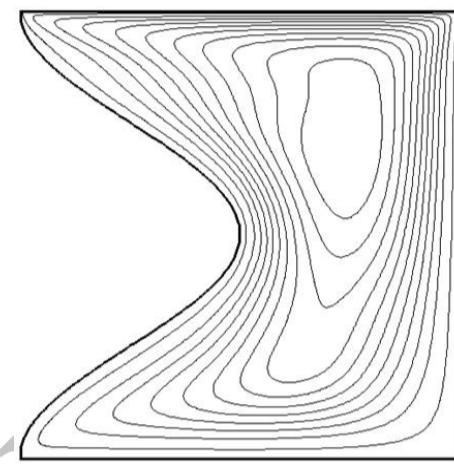
با افزایش سطح عدد ریچاردسون، طول موج سطح موجدار و کسر حجمی نانوذرات مقدار نسبت سیگنال به نویز کاهش می‌یابد. این مفهوم بدان معناست که هر چه مقدار پارامترهای تأثیرگذار افزایش یابد مقدار انتقال حرارت کاهش می‌یابد.

با کاهش عدد ریچاردسون و توام شدن تأثیر دو جابجایی اجباری و طبیعی، خطوط همدما شروع به چرخش می‌نمایند. هر چه عدد ریچاردسون بیشتر کاهش می‌یابد، میدان‌های سرعت و دما بیشتر تحت تأثیر جابجایی اجباری قرار می‌گیرند. بنابراین ساختارهای چرخشی ایجاد می‌شوند که مرکز این ساختارها تمایل به حرکت به سمت گوشه بالا و سمت راست محفظه را دارند (یعنی در جهت نیروهای برشی).

هر چه عدد ریچاردسون کوچکتر می‌شود، از آنجا که مکانیزم جابجایی اجباری غالب می‌شود، در نتیجه عدد ناسلت رو به افزایش می‌رود.

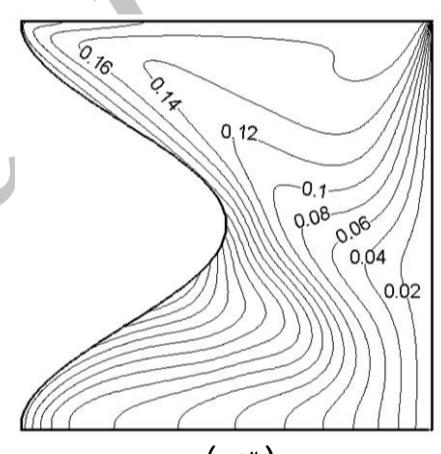


(الف)

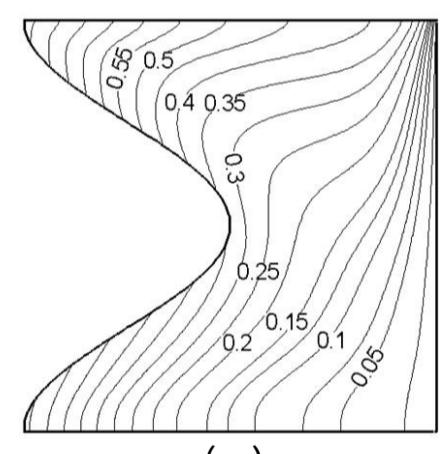


(ب)

شکل 6 کانتورهای خطوط جریان به ترتیب در اعداد ریچاردسون (الف) $Ri=1$ و (ب) $Ri=100$ (عدد گراشلهف 10^4 ، $\phi=0\%$ و $\lambda=1$)



(الف)



(ب)

شکل 7 کانتورهای خطوط همدما به ترتیب در اعداد ریچاردسون (الف) $Ri=1$ و (ب) $Ri=100$ (عدد گراشلهف 10^4 ، $\phi=0\%$ و $\lambda=1$)

آن حساسیت ضخامت لایه مرزی گرمایی به کسر حجمی نانوذرات می‌باشد. به عبارت دیگر افزایش در مقدار کسر حجمی نانوذرات، سبب می‌شود تا سیال لزج شده و در نتیجه سبب کاهش در میدان سرعت می‌شود. از آن جا که میدان دما و سرعت به یکدیگر وابسته می‌باشند، لذا با کاهش در سرعت شاهد افزایش در دما خواهیم بود، در نتیجه عدد ناسلت کاهش می‌یابد. افزایش در مقدار ویسکوزیته با افزایش کسر حجمی نانوذره در جدول شماره 12 قابل مشاهده می‌باشد.

8- نتیجه گیری

در این مطالعه، به بررسی عملکرد جابجایی ترکیبی نانوسیال آب - مس در یک محفظه مربعی با هندسه متغیر و شرط مرزی شار حرارتی ثابت پرداخته شده است.

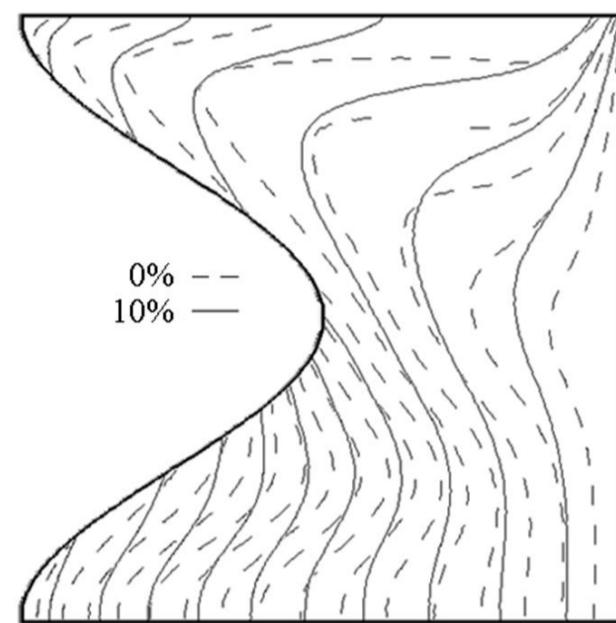
هدف از این مطالعه که با روش تاگوچی و به کمک روش حجم کنترل انجام شده است، یافتن هندسه بهینه از نقطه نظر انتقال حرارت و تولید آنتروپی و ارائه و تحلیل نتایج به روش تحلیل نسبت سیگنال به نویز (S/N)

10- مراجع

- [1] S. Ostrach, Natural convection in enclosures, *J. Heat Transfer - Trans. ASME* 110, pp. 1175–1190, 1988.
- [2] S.U.S. Choi, Enhancing thermal conductivity of fluids with nanoparticles. FED- 231/MD-66, in: D.A. Siginer, H.P. Wang (Eds.), *Developments and Applications of Non-newtonian Flows*, ASME, pp. 99-105, 1995.
- [3] R.K. Tiwari, M.K. Das, Heat transfer augmentation in a two-sided lid-driven differentially heated square cavity utilizing nanofluids, *International Journal of Heat and Mass Transfer*, Vol. 50, pp. 2002-2018, 2007.
- [4] H. Nemati, M. Farhadi, K. Sedighi, E. Fattahi, A.A.R. Darzi, Lattice Boltzmann simulation of nanofluid in lid-driven cavity, *International Communications in Heat and Mass Transfer*, Vol. 37, pp. 1528-1534, 2010.
- [5] A. Arefmanesh, M. Mahmoodi, Effects of uncertainties of viscosity models for Al2O3-water nanofluid on mixed convection numerical simulations, *International Journal of Thermal Sciences*, Vol. 50, pp. 1706-1719, 2011.
- [6] M.A. Mansour, R.A. Mohamed, M.M. Abd-Elaziz, S.E. Ahmed, Numerical simulation of mixed convection flows in a square lid-driven cavity partially heated from below using nanofluid, *International Communications in Heat and Mass Transfer*, Vol. 37, pp. 1504-1512, 2010.
- [7] E. Abu-Nada, A.J. Chamkha, Mixed convection flow in a lid-driven inclined square enclosure filled with a nanofluid, *European Journal of Mechanics, B/ Fluids* 29, pp. 472e482, 2010.
- [8] S.M. Aminossadati, A. Kargar, B. Ghasemi, Adaptive network-based fuzzy influence system analysis of mixed convection in a two-side lid-driven cavity filled with a nanofluid, *International Journal of Thermal Sciences*, Vol. 52, pp. 102-111, 2012.
- [9] A. Abbasian Arani, N. Hatami Nesari, M. Rezaee, Mixed convection in a trapezoidal enclosure filled with Cu-water nanofluid, *Modares Mechanical Engineering Journal*, 2014.(In Persian)
- [10] M. Safaie, H.R. Goshayeshi, Numerical Modeling of Laminar and Turbulent mixed convection in rectangular cavity wuth top hop moving wall, *Majlesi Mechanical Engineering Journal*, 2010.(In Persian)
- [11] A. Karimipour, H. Teimouri, M. Afrand, simulation of free and force mixed convection heat transfer in an inclined lid driven enclosure by lattice Boltzmann method, *Journal of Solid and Fluid Mechanics*, Vol. 4, No. 2, pp. 167-182, 2014. (In Persian)
- [12] A. Aghaei, H. Khorasanizadeh, Gh. A. Sheikhzadeh, Effects of magnetic field on mixed convection heat transfer and entropy generation of Cu-water nanofluid in a trapezodial enclosure, *Modares Mechanical Engineering Journal*, Vol. 14, No. 9, pp. 183-194, 2014.(In Persian)
- [13] S. Mahmud, P.K. Das, N. Hyder, A.K.M.S. Islam, Free convection in an enclosure with vertical wavy walls, *Int. J. Therm. Sci.*, Vol. 41, 440-446, 2002.
- [14] S. Abdelkader, R. Mebrouk, B. Abdellah, B. Khadidja, Natural convection in a horizontal wavy enclosure, *J. Appl. Sci.*, Vol. 7, pp. 334–341, 2007.
- [15] Y. Varol, H.F. Oztop, A comparative numerical study on natural convection in inclined wavy and flat-plate solar collectors, *Build. Environ.*, Vol. 43, pp. 1535–1544, 2008.
- [16] J. Rostami, Unsteady natural convection in an enclosure with vertical wavy walls, *Heat Mass Transfer*, Vol. 44 , pp. 1079–1087, 2008.
- [17] H.F. Oztop, E. Abu-Nada, Y. Varol, A. Chmkha, Natural convection in wavy enclosures with volumetric heat sources, *Int. J. Therm. Sci.*, Vol. 50, pp. 502–514, 2011.
- [18] C.C. Wang, C.K. Chen, Forced convection in a wavy-wall channel, *International Journal of Heat and Mass Transfer*, Vol. 45, pp. 2587-2595, 2002.
- [19] S. Mahmud, R.A. Fraser, Free convection and entropy generation inside a vertical inphase wavy cavity, *International Communications in Heat and Mass Transfer* Vol. 31, pp.455-466, 2004.
- [20] A. Joodaki, A. Ashrafizadeh, A New Geometrical Modeling approach in the Analysis and Optimization of Convection Heat Transfer in Wavy Channels, *Modares Mechanical Engineering Journal*, 2012.(In Persian)
- [21] A.K. da Silva, L. Gosselin, Optimal geometry of L and C-shaped channels for maximum heat transfer rate in natural convection., *International Journal of Heat and Mass Transfer*, Vol. 48, No. 3, pp. 609–620, 2005.
- [22] M. Aounallah, M. Belkadia, L. Adjoula, O. Imine, Numerical shape optimization of a confined cavity in natural convection regime, *Computers & Fluids*, Volume 75, pp. 11–21, 2013.
- [23] L.C. Ngo, T. Bello-Ochende, J.P. Meyer ,Numerical modelling and optimisation of natural convection heat loss suppression in a solar cavity receiver with plate fins, *Renewable Energy*, Vol. 74, pp. 95-105, 2015.
- [24] J. Um, K. Kim, B. Yam, H. Hwang, Determination of an optimal configuration of operating policies for direct-input-output manufacturing systems using the Taguchi method. *Comput Ind Eng*, Vol. 3, pp. 555-560, 1996.
- [25] Roy, R.K., A Primer on the Taguchi Method, VNR, New York, 1990
- [26] N.C. Fei, N.M. Mehat, S. Kamaruddin, Practical Applications of taguchi Method for otimization of processing parameters for plastic injection moulding; A retrospective review, *ISRN Industrial engineering*, Vol.2013,

جدول 12 تغییرات ویسکوزیته بر حسب کسر حجمی نانوذرات مس

کسر حجمی نانوذرات (%)	ویسکوزیته (kg/m·s)
0	0/000893
10	0/0013



شکل 8 کانتورهای خطوط همدما در دو کسر حجمی مختلف 10% و 0% (عدد ریچاردسون 0/1، عدد گراشهف 10⁴ و $\lambda = 1$)

9- فهرست علائم

ظرفیت حرارتی ویژه ($J\text{kg}^{-1}\text{K}^{-1}$)	c_p
عدد گراشهف	Gr
ارتفاع حفره (m)	H
ضریب انتقال حرارت هدایت ($\text{Wm}^{-1}\text{K}^{-1}$)	k
عدد ناصلت	Nu_m
(Pa)	P
عدد پرانتل	Pr
عدد رایلی	Ra
عدد رینولدز	Re
عدد ریچاردسون	Ri
(K)	T
مولفه‌های سرعت در جهت x و y (ms^{-1})	u, v
مولفه‌های سرعت بدون بعد	u^*, v^*
مختصات دکارتی (m)	x, y
مختصات بدون بعد	x^*, y^*
علائم یونانی	
ضریب انبساط حرارتی (K^{-1})	β
کسر حجمی نانوذرات	Φ
لزجت دینامیکی ($\text{kgm}^{-1}\text{s}^{-1}$)	μ
چگالی (kgm^{-3})	ρ
لزجت سینماتیکی (m^2s^{-1})	v
دمای بدون بعد	Θ
زیرنویس‌ها	
سیال پایه	Bf
نانو سیال	Nf
سطح	S

- fluid flow in rough microchannel with complex-wavy surface, *Journal of Non-Newtonian Fluid Mechanics*, Vol. 13, pp. 173-174, 2012.
- [33] C.C. Cho, C.L. Chen, C.K. Chen, Characteristics of combined electroosmotic flow and pressure-driven flow in microchannels with complex-wavy surfaces, *International Journal of Thermal Sciences*, Vol. 61, pp. 94-105, 2012.
- [34] H.F. Oztürk, I. Dagtekin, Mixed convection in two sided lid-driven differentially heated square cavity, *International Journal of Heat and mass transfer*, Vol. 47, pp. 1761-1769, 2004.
- [35] N. Daneshvar, A.R. Khataee, M. Rasoulifard, M. Pourhassan, Biodegradation of dye solution containing Malachite Green: Optimization of effective parameters using Taguchi method, *Journal of Hazardous Materials*, Vol. 143, pp. 214-219, 2007.
- [36] *The-signal to noise ratio*, Accessed 02 May 2015; <http://support.minitab.com/en-us/minitab/17/topic-library/modeling-statistics/doe/taguchi-designs>.
- pp.11, 2013.
- [28] Li.K. Saha, M. Ch. Somadder, K. M. Salah Uddin, Mixed convection heat transfer in a lid driven cavity with wavy bottom surface, *American Journal of Applied Mathematics*, Vol. 1, No. 5, pp. 92-101, 2013.
- [29] C.C. Cho, Heat transfer and entropy generation of natural convection in nanofluid-filled square cavity with partially-heated wavy surface, *International Journal of Heat and mass transfer*, Vol. 77, pp. 818-827, 2014.
- [30] C.C. Cho, C.L. Chen, C.K. Chen, Natural convection heat transfer performance in complex-wavy wall enclosed cavity filled with nanofluid, *International Journal of Thermal Sciences*, Vol. 60, pp. 255-263, 2012.
- [31] H.F. Oztürk, E. Abu-Nada, Numerical study of natural convection in partially heated rectangular enclosures filled with nanofluids, *International Journal of Heat and Fluid Flow*, Vol. 29, pp. 1326-1336, 2008.
- [32] C.C. Cho, C.L. Chen, C.K. Chen, Electrokinetically-driven non-Newtonian