نشریه مهندسی مکانیک امیر کبیر



نشریه مهندسی مکانیک امیرکبیر، دوره ۵۳ شماره ۱، سال ۱۴۰۰، صفحات ۲۰۹ تا ۲۲۰ DOI: 10.22060/mej.2019.16148.6289

بررسی تجربی ضریب انتقال حرارت جابجایی و عدد ناسلت، در نانوسیال آب/کربن

امیرحسین شیروی '*، مجتبی شفیعی'، حدیث بستانی'، محمد فیروززاده'، مریم بزرگمهریان'

^۱ دانشکده مهندسی مکانیک، دانشگاه صنعتی جندی شاپور دزفول، ایـران ۲ دانشکده مهندسی شیــمی، دانشگاه صنعتی جندی شاپور دزفول، ایـران

تاریخچه داوری: دریافت: ۲۸–۰۱–۱۳۹۸ بازنگری: ۱۰–۰۵–۱۳۹۸ پذیرش: ۳۱–۶۶–۱۳۹۸ ارائه آنلاین: ۲۹–۲۷–۱۳۹۸

> كلمات كليدى: نانوسيال انتقال حرارت عدد ناسلت افت فشار

خلاصه: یکی از مهمترین عوامل تاثیر گذار برعملکرد یک سیال در فرایند انتقال حرارت، ضریب انتقال حرارت سیال میباشد. با توجه به بالاتر بودن ضریب انتقال حرارت رسانشی فلزات نسبت به مایعات، میتوان با استفاده از ذرات جامد فلزی، میزان انتقال حرارت را افزایش داد. یکی از روشهای جدید برای افزایش انتقال حرارت در مبدلهای حرارتی، استفاده از ذرات جامد استفاده از نانوسیالات میباشد. در این مقاله پارامترهای اصلی تأثیر گذار بر افزایش ضریب انتقال حرارت را افزایش داد. یکی از روشهای جدید برای افزایش انتقال حرارت در مبدلهای حرارتی، استفاده از نانوسیالات میباشد. در این مقاله پارامترهای اصلی تأثیر گذار بر افزایش ضریب انتقال حرارت جاجایی نانو سیال کربن نسبت به سیال پایه آب، از جمله دبی و غلظت نانو سیال را در محدوده رینولدز ۲۰۰۰ تا ۲۶۷۰۰ که حالت جریان آشفته درون لوله محسوب میشود، بررسی شده است. نتایج به دست آمده نشان داد که افزایش رینولدز منجر به افزایش ناسلت و ضریب انتقال حرارت جابجایی و کاه ش ضریب اصطکاک میشود. همچنین نشان داده شد که در یک رینولدز ثابت، نانو سیال کربن تولدز ثابت، نانو سیال کربن تولدز ثابت، نانو سیال کربن توانسته است تا ۲۰/۱۰ ٪ ضریب اصطکاک میشود. همچنین نشان داده شد که در یک رینولدز ثابت، نانو سیال کربن توانسته است تا ۱۰/۱۰ ٪ ضریب انتقال حرارت جابحایی بیشتری نسبت به سیال پایه (آب) داشته باشد. مشخص شد که با افزودن نانوذرات به آب، در ابتدا شاهد افزایش در ضریب انتقال حرارت جابجایی نوانیش داخو سیال کربن توانسته است تا ۱۰/۱۰ ٪ ضریب انتقال حرارت جابجایی بیشتری نسبت به سیال پایه (آب) داشته باشد. مشخص شد که با افزودن نانوذرات به آب، در ابتدا شاهد افزایش در ضریب انتقال حرارت جابجایی، روندی کاهشی پیدا میکند. بعلاوه در این پروهش، افت فشار ناشی از تغییرات خرارت بیری شدو مشخص شد که روندی کاهشی پیدا میکند. بعلاوه در این پروهش، افتر ناشی و پس از تغییرات خریب پروهش، افت فشار ناشی از تغییرات رحاری برسی شده و مشخص شد که با دیاگرام مودی کاملاً در تطابق است.

۱– مقدمه

تجهیزات عامل انتقال حرارت از جمله مهمترین بخشهای بسیاری از صنایع محسوب میشوند. صنایع مرتبط با تولید انرژی، صنعت نفت وگاز، نیروگاههای حرارتی، فراوری فلزات، صنایع مرتبط با مواد غذایی و داروسازی، همه به تجهیزات انتقال حرارت نیازمند هستند. تجهیزات عامل انتقال حرارت در صنعت شامل هیترها، بویلرها، مبدلهای حرارتی، کندانسورها، کورهها و اواپراتورها هستند. از بین موارد ذکر شده مبدلهای حرارتی کاربرد گستردهتری در این زمینه دارنـد. یکی از بهترین روش هایی که برای افزایش انتقال حرارت در تجهیزات صنعتی، به خصوص مبدلهای حرارتی انجام میشود،

* نویسنده عهدهدار مکاتبات: ahshiravi@jsu.ac.ir

افزودن نانو ذرات به سیال پایه است، تا به کمک نانوسیالات مورد نظر، کارایی و انتقال حرارت سیستم افزایش یابد. به دلیل پتانسیل اثبات شده ی نانوذرات در افزایش مقدار انتقال حرارت، از آنها در بخشهای مختلفی از جمله: پزشکی [۱]، کشاورزی [۲]، انرژیهای نو [۳] و الکترونیک [۴] استفاده می شود.

تاکنون روابط زیادی جهت اندازه گیری مؤلفههای مختلف ترموفیزیکی نانوسیالات ارائه شده است که هر کدام در شرایط مربوط به خود قابل استفاده هستند. مؤلفههایی از جمله: آنتروپی [۵ و ۶]، عدد ناسلت [۷ و ۸]، افت فشار [۷ و ۹] و رسانش حرارتی [۱۰ و ۱۱] که توسط محققین مورد دسته بندی قرار گرفتهاند. به دلیل پتانسیل اثبات شدهی نانو ذرات در افزایش انتقال حرارت

کو بی حقوق مؤلفین به نویسندگان و حقوق ناشر به انتشارات دانشگاه امیرکبیر داده شده است. این مقاله تحت لیسانس آفرینندگی مردمی (Creative Commons License) کا کا کا کا در سترس شما قرار گرفته است. برای جزئیات این لیسانس، از آدرس https://www.creativecommons.org/licenses/by-nc/4.0/legalcode دیدن فرمائید.

سیال پایه، تحقیقات گستردهای در زمینه بررسی انتقال حرارت در نانوسیالات در حال انجام است. در آزمایشی که توسط جانگ و همکاران [۱۲] انجام شد، از اکسید آلومینیوم در آب به عنوان نانوسیال استفاده شد. این نانوسیال در میکروکانالی با مقطع مستطیلی و تحت جریان آرام مورد بررسی قرار گرفت و نشان داده شد که ضریب انتقال حرارت جابجایی تا ۳۲٪ افزایش مییابد. ون و دینگ [۱۳]، به بررسی انتقال حرارت جریان آرام در ناحیه ورودی لوله پرداختند. نتایج نشان داد، نانوسیال شامل ۱/۶ ٪ حجمی آلومینیوم در آب، حدود ۴۱٪ افزایش ضریب انتقال حرارت را در ناحیه ی ورودی لوله نسبت به آب دارد. داس و همکاران [۱۴] به بررسی رابطه ی دما با افزایش هدایت حرارتی پرداختند. آنها در محدوده ی دمایی ۲۱ تا ۵۱ درجه سانتیگراد، بین ۲ تا ۳ برابر افزایش انتقال حرارت را مشاهده کردند. پریانی و رمضانی [۱۵]، مطالعه ای تجربی بر مؤلفههای حرارتی اکسید تیتانیوم در آب داشتند. آنها آزمایش خود را در محدوده ی رینولدز ۱۱۰۰۰ تا ۲۱۰۰۰ انجام دادند و نتایج کار خود را با معادلات موجود برای محاسبه ناسلت که بر حسب رینولدز و پرانتل هستند، مقایسه کردند. در تحقیق مذکور، غلظت های مختلفی از تیتانیوم اکساید در آب آزمایش شد و نشان داده شد که بیشترین افزایش در ناسلت، برای غلظت حجمی ۰/۰۲ و به میزان ۴۹٪ درصد اتفاق خواهد افتاد. یو و همکاران [۱۶] ضریب انتقال حرارت جابجایی را برای نانو اکسید روی در اتیلن گلایکول با غلظت ۵٪ حجمی اندازه گیری کردند. آنها افزایش ۲۶/۵ ٪ را در ضریب انتقال حرارت جابجایی برای حالتی که از نانو روی استفاده شده بود نسبت به حالت پایه گزارش کردند. ژوان و لی [۱۷]، جریان و انتقال حرارت نانوسیال مس با سیال پایه آب را در یک لوله مستقیم با شار حرارتی ثابت در دیواره را به صورت تجربی بررسی کردند. نتایج حاکی از آن بود که انتقال حرارت در نانو سیال به میزان قابل توجهی بیشتر از آب است. آنها همچنین ادعا کـردند ضریب اصطکاک برای نانوسیال در کسر حجمی کم، در افزایش توان پمپاژ تاثیری ندارد. خورانا و همکاران [۷]، مروری بر تحقیقات انجام شده بر سه نانو سیال اکسید مس، اکسید آلومینیوم و اکسید تیتانیوم پرداختند. در آن مقاله، فرمولهای تحلیلی ارائه شده برای محاسبه ناسلت به همراه شرایط استفاده از آنها به طور کامل و مفصل ارائه شد.

حقیقی و همکاران [۱۸]، سه نانو ذره مختلف با غلظت جرمی یکسان شامل: اکسید آلومینیوم، اکسید روی و اکسید تیتانیوم در آب

مقطر و در محدوده رینولدز ۳۰۰۰ تا ۱۸۰۰۰ به عنوان سیال پایه استفاده کردند. نتایج نشان داد که در رینولدز یکسان، ضریب انتقال حرارت نانوسیالاتِ ذکر شده بین ۸٪ تا ۵۱٪ نسبت به آب مقطر بیشتر شده است. بیشترین افزایش مربوط به نانو اکسید آلومینیوم، پس از آن اکسید روی و سپس اکسید تیتانیم بوده است. فتوکیان و نصر اصفهانی [۱۹] نیز برای جریان آشفته با عدد رینولدز ۶۰۰۰ تا نصر اصفهانی (۱۹] نیز برای جریان آشفته با عدد رینولدز ۶۰۰۰ تا در سیال پایه آب استفاده کرده و افزایش ۲۵ درصدی را در انتقال حرارت گزارش کردند. کسائیان و نصیری [۲۰] بر اثرات ویسکوزیته بر رسانش حرارتی در نانوسیال تیتانیوم اکساید در آب پرداختند.

سلوام و همکاران [۲۱] بر تأثیر دمای ورودی مبدل حرارتی در ضریب انتقال حرارت جابجایی نانوذرات گرافن در ترکیب آب و اتیلن گلایکول پرداختند و نشان دادند که هر چقدر دمای سیال ورودی مبدل حرارتی بیشتر باشد، مقدار ضریب انتقال حرارت جابجایی و به تبع آن عدد ناسلت، بیشتر خواهد بود. به علاوه، آنها افزایش حدود ۱۷۰ درصدی در ضریب انتقال حرارت جابجایی نانوسیال ۱۵/۵ درصد حجمی گرافن را در جریان آشفته نشان دادند.

مایگا و همکاران [۲۲] مشخصات هیدرودینامیکی و حرارتی نانوسیالها را که از طریق لوله ی گرم در هر دو نوع جریان آشفته و آرام می گذرند، با استفاده از مدل تک فاز و خواص تنظیم شده مورد بررسی قرار دادند. نتایج نشان داد که اضافه کردن نانوذرات می تواند انتقال حرارت را به میزان قابل توجهی نسبت به سیال پایه افزایش دهد. همچنین دریافتند افزایش انتقال حرارت در نانوسیال اکسید آلومینیوم در اتیلن گلایکول نسبت به اکسید آلومینیوم در آب بیشتر است. افزایش انتقال حرارت در نانو سیال گرافن در سیال پایه آب، در مبدل حرارتی پوسته لوله، توسط گوزتلو و همکاران [۲۳] انجام شد. آنها آزمایش خود را در جریان آرام انجام دادند و نشان دادند که افزودن فقط ۰/۱ درصد جرمی گرافن در آب، میتواند ضریب انتقال حرارت جابجایی آن را نسبت به آب خالص تا ۳۵/۶ درصد افزایش دهد. گوزتلو و همکاران [۲۴] در آزمایشی دیگر که با سیال پایه اتیلن گلایکول و در جریان آشفته انجام شده بود، نشان دادند که افزودن همان ۰/۱ درصد جرمی از گرافن، ضریب انتقال حرارت جابجایی نانو سیال حاصل را بیش از ۴۲ ٪ افزایش داده است.

رابطه ی جدیدی توسط مایگا و همکاران [۲۵] برای توصیف

عملکرد نانوسیال اکسید آلومینیوم در آب در جریان آشفته مطرح شد. در این پژوهش از روش حجم کنترل برای حل معادلات غیرخطی حاکم استفاده شد. نتایج عددی نشان دهنده ی آن است که ورود نانوذرات به آب، افزایش ضریب انتقال حرارت را به همراه دارد و با افزایش غلظت نانوذره ی مورد نظر ضریب انتقال حرارت افزایش چشم گیری داشته است. بهزادمهر و همکاران [۲۶] مدل مخلوط دو فازی و جریان آشفته را مورد مطالعه قرار دادند. آنها در تحقیقات خود از نانو ذرات مس با درصد حجمی ۱٪ درون آب استفاده کردند. جریان داخل لوله ی گرم از نظر عددی بررسی شد. در نهایت، نتایج نشان دهنده ی افزایش ۱۵ درصدی عدد ناسلت در نانوسیال نسبت به آب بوده است.

با توجه به مطالب گفته شده، هدف اصلی در این تحقیق، بررسی تأثیر نانو ذرات کربن در انتقال حرارت است. تاکنون اثر موادی از قبیل: گرافن، نانولولههای کربنی و فلورن، که هر سه بر پایه کربن هستند و آلوتروپهای کربن محسوب میشوند، در انتقال حرارت مورد بحث و بررسی قرار گرفته است. ولی خود کربن تا کنون مورد بحث محققین نبوده است. نانوذرات، غالباً دارای قیمت بالایی هستند و همین امر، عاملی محدود کننده در توجیه پذیری اقتصادی بسیاری از تحقیقات و یا حتی تجاری سازی ایدههای مرتبط با علم نانو محسوب می شود. نانو کربن بلک'، با اختلاف بسیار زیاد، ارزانترین نانو ذره موجود است که همین امر مزیت ویژهای برای یک نانو ذره محسوب می شود. با مطالعهی پژوهشهای انجام شده راجع به انتقال حرارت در نانو سیالات، مشاهده شد که تأثیر نانوکربن به عنوان مادهای ارزان و در دسترس، در انتقال حرارت، هنوز مورد بررسی قرار نگرفته است. با توجه به تحقیقاتی که راجع به نانولولههای کربنی و گرافن در انتقال حرارت انجام شده و همه نشان دهندهی افزایش چشمگیر ضریب انتقال حرارت نانو سیال حاوی این ذرات نسبت به سیال پایه بودهاند، انتظار میرود که نانوسیال کربن نيز بتواند نسبت به سيال پايه افزايش ضريب انتقال حرارت جابجايي بالایی داشته باشد. در این مقاله، محدوده عدد رینولدز در بازه ۷۱۰۰ تا ۱۶۷۰۰ بوده که کاملاً در ناحیه آشفته قرار دارد.

۲– تئوری آزمایش ۲–۱- شرح نـرم افزار

امروزه علوم رایانهای نقش بسزایی را در علوم مهندسی ایفا

میکنند. دلایل مختلفی از جمله پیچیدگی انجام عملی بسیاری از آزمایشها، زمان بر بودن انجام برخی آزمایشها، چالشهای اقتصادی پیش روی بسیاری از تستهای عملی موجب شده تا محققین به استفاده از نرم افزارهای کامپیوتری جهت شبیه سازی و یا پیش بینی رفتار آزمایش خود بپردازند. یکی از این تکنیکها، طراحی آزمایش ۲ است که در دهههای ۱۹۸۰ تا ۱۹۹۰ به عنوان یک مزیت رقابتی درکشورهای غربی و ژاپن مطرح شد. استفاده صحیح از روشهای آماري طراحي آزمايش، ميتواند باعث سهولت در مراحل طراحي و توليد محصولات جديد و بهبود محصولات موجود گردد. نرم افزار دیزاین اکسپرت^۳ یکی از نرم افزارهای معروف در این حوزه است. این نرم افزار از طریق روشهای آماری و تکنیکهایی از قبیل درون یابی و برون یابی، میتواند به محققان درک بهتری راجع به چگونگی تأثیر ورودىها بر خروجىها بدهد. در اين پژوهش نيز به منظور كاهش تعداد آزمایشها، از نرم افزار دیزاین اکسپرت نسخه ۱۰ استفاده شده است و نمودارهای بخش نتایج، توسط این نرمافزار ترسیم شدهاند. یکی از مزیتهای اصلی استفاده از این نرم افزار در این پژوهش این است که می توان با حداقل تعداد آزمایشها حالت بهینه را بیابیم. در این آزمایش، حالت بهینه برای ما، وضعیتی است که بیشترین مقدار انتقال حرارت در آن رخ دهد. به علاوه اینکه رابطهای ریاضی از رفتار تغییرات ناسلت بر حسب رینولدز و غلظت نانوسیال از این نرم افزار استخراج مي شود.

۲-۲- فرمولاسیون و مبانی نظری

استفاده از اعداد بی بعد یکی از روشهای متداول برای بیان رفتار حرارتی یک سیال است. در این تحقیق نیز تغییرات عدد ناسلت که نشان دهنده ی نسبت مقاومت انتقال حرارت رسانش به جابجایی میباشد، مورد ارزیابی قرار گرفته است.

محققین زیادی به ارائه فرمولهایی برای محاسبه ناسلت در جریان آشفته ی درون لوله پرداختهاند. به عنوان مثال، ژوان و لی [۱۷] انتقال حرارت را برای سیال تک فاز در جریان آشفته مطالعه کردند و رابطه ی (۱) را برای محاسبه ناسلت معرفی نمودند:

$$Nu_{nf} = \frac{h_{nf}d}{K_{nf}} = 0.0059 \left(1.0 + 7.6286\phi^{0.6886} Pe_{nf}^{0.001} \right) \operatorname{Re}_{nf}^{0.9238} \operatorname{Pr}_{nf}^{0.4} \tag{1}$$

¹ Carbon black

² Design of Experiment

³ Design Expert

که در آن otial finite finite finite (Constructer Schwarz) که در آن (Constructer Schwarz) که در آن (Constructer Schwarz) ترتیب اعداد بی بعد پکلت، رینولدز و پرانتل هستند که از روابط (۲) تا (۴) محاسبه می شوند.

$$Pe_{nf} = \frac{u_m d}{\alpha_{nf}} \tag{(7)}$$

$$\operatorname{Re}_{nf} = \frac{u_m d}{v_{nf}} \tag{(7)}$$

$$\Pr_{nf} = \frac{V_{nf}}{\alpha_{nf}} \tag{(f)}$$

در این مقاله، از روش دیگری نسبت به محاسبه ناسلت بهره گیری شده است. بدین صورت که ابتدا ضریب انتقال حرارت جابجایی (h) به کمک شار حرارتی محاسبه شده و سپس مقدار آن در فرمول ناسلت جایگذاری می شود.

با توجه به توضیحات فوق، دبی جرمی نانو سیال کربن (*m*) بر حسب gr/s، و همینطور سرعت متوسط آن (*u*_m) بر حسب m/s، به ترتیب از طریق روابط (۵) و (۶) قابل محاسبه هستند:

$$\dot{m} = \rho \dot{Q}$$
 (a)

$$u_m = \frac{\dot{Q}}{(\pi D_{in}^2/4)} \tag{(8)}$$

که در آنها ρ چگالی ($\dot{gr/cm}^{r}$)، \dot{Q} بی حجمی (s / s) و قطر داخلی لوله ی مبدل حرارتی بر حسب m است. برای ادامه ی محاسبات، به تعریف پارامتری به نام \overline{q} یاز داریم و آن را به صورت زیر تعریف می کنیم [۲۳]:

$$\overline{q} = \frac{q_1 + q_2}{2} \tag{Y}$$

در رابطه (۷)، $I_{n} = V.I$ است که درواقع توان الکتریکی مبدل حرارتی (المنت) محسوب میشود و در آن، V ولتاژ برق هیتر بر حسب ولت و I شدت جریان برق مصرفی آن بر حسب آمپر است. مقدار $q_{r} = \dot{m}c_{p}(T_{out} - T_{in})$ نیز میزان حرارت مبادله شده را در مبدل حرارتی (ظرفیت حرارتی) را نشان میدهد

$$q'' = \frac{\overline{q}}{\pi D_{out} L} \tag{A}$$

که D_{out} قطر خارجی لوله مبدل حرارتی بر حسب متر و L نیز طول مبدل حرارتی است که در دستگاه مورد استفاده، این طول برابر با ۶ متر میباشد. با توجه به موارد ذکر شده، ضریب انتقال حرارت جابجایی را میتوان از طریق رابطه (۹) بدست آورد:

$$h = \frac{q''}{T_w - T_f} \tag{9}$$

در رابطه (۹)، T_w دمای جداره خارجی لوله ی مبدل حرارتی است و T_f نیز میانگین دمای ورودی به مبدل و خروجی از آن میباشند. در نهایت، ضریب انتقال حرارت جابجایی در رابطه (۱۰) که فرمول محاسبه ناسلت است، وارد خواهد شد.

$$\overline{Nu} = \frac{hD_{in}}{k}$$
 (۱۰)
در این پژوهش، علاوه بر انتقال حرارت، به اندازه گیریِ افت
فشار ناشی از تغییرات رینولدز نیز خواهیم پرداخت. بدین منظور
از معادله دارسی که به صورت رابطه (۱۱) تعریف می شود استفاده
می کنیم:

$$f = \frac{\Delta P}{\left(\frac{L}{D_{in}}\right)\left(\frac{\rho u^2}{2}\right)} \tag{11}$$

که در آن
$$\Delta P$$
افت فشار نانو سیال از ورود تـا خروج مبدل حرارتی میباشد.

رنگ	رسانش حرارتی (W/mK)	فرمول شيميايى	چگالی (^۳ kg/m)	مادہ
سياه	188	С	۲۰۵۰	كربىن
سفيد	•/۵٨	$NaC_{_{17}}H_{_{7\Delta}}SO_{_{F}}$	1.1.	سديم دودسيل سولفات

جدول ۱. مشخصات شیمیایی مواد مورد استفاده Table 1. Chemical properties of used materials



شکل ۱. تصویری از نانو کربن و سدیم دودسیل سولفات مورد استفاده در این پژوهش Fig. 1. An image of used nano-carbon and SDS

۳ شرح عملی آزمایش

۳-۱- آماده سازی نانو سیال

در این پژوهش، غلظتهای مختلفی از نانو کربن در آب، شامل ۰/۱، ۲/۰، ۳/۰ و ۴/۰ درصد جرمی مورد بررسی واقع شدهاند. با توجه به مشاهدات انجام شده، مشخص شد که نانو کربن در آب دارای پایداری زیادی نیست و پس از مدت زمان کوتاهی ته نشین میشود. به همین منظور باید از یک سورفکتانت جهت جلوگیری از ته نشینی سریع نانوذرات استفاده کرد. سورفکتانتها ترکیباتی آلی هستند که در آب و حلالهای دیگر حل شده و منجر به کاهش پدیده کشش سطحی می گردند. این مواد به وسیله گروههای باردار به ۴ گروه سورفکتانت آنیونی (دارای بار منفی)، کاتیونی (دارای بار مثبت)، غیر یونی (بدون بار) و آمفوتریک (دارای بار در مجموع خنثی) تقسیم بندی می شوند و در مواردی مانند شویندهها، انعقادسازها، امولسیون کنندهها، جوهرسازی، کف ساز و پلیمرها استفاده می گردند. در این پژوهش از سدیم دودسیل سولفات که یک سولفات آنیونی می باشد، استفاده شده است. این ماده موجب می شود تا نانو کربن در آب بتواند پایداری خود را حفظ کرده و ته نشینی چشم گیری نداشته باشد. مشخصات شیمیایی و فیزیکی این دو ماده در جدول ۱ ذکر شدهاند.

1 Sodium Dodecyl Sulfate (SDS)

شکل ۱ تصویری از کربن و سدیم دودسیل سولفات و شکل ۲ نشان دهنده ی نتیجه آزمون میکروسکوپ الکترونی عبوری^۲ برای نانو کربن است. به عـلاوه، جدول ۲ مقادیر پی اچ^۲ و رسانش الکتریکی را برای غلظتهای مختلف نانوسیال کربن نشان میدهـد.

پس از ترکیب نانو کربن و سدیم دودسیل سولفات به نسبت یک به یک در آب، نانو سیال حاصل را برای مدت زمان حدود ۳۰ دقیقه در همزنِ آزمایشگاهی قرار داده و پس از این مرحله و به منظور ایجاد پایداری بیشتر در این نانوسیال، آن را به مدت ۳۰ دقیقه در دستگاه اولتراسونیک تحت فرکانس ۲۰ هرتز قرار میدهیم. دستگاه اولتراسونیک با ساطع کردن امواج فراصوتی به درون سیال موجب میشود تا نانو ذرات و سورفکتانت، به خوبی در آب پخش شده و شاهد پایداری بهتری باشیم.

شکل ۳ تفاوت در ته نشینیِ نانوسیال با سورفکتانت و بدون سورفکتانت را نشان میدهد. نانوسیال بدون سورفکتانت پس از گذشت مدت زمان حدود ۶ ساعت به طور کامل ته نشین شده است در حالیکه نانوسیال حاوی سدیم دودسیل سولفات به عنوان سورفکتانت حتی پس از ۱۰ روز پایداری خود را حفظ کرده بود و ته نشینی در آن مشاهده نشد.

² Transmission Electron Microscopy (TEM)

³ PH



شکل ۲. آزمون میکروسکوپ الکترونی عبوری برای نانو کربن Fig. 2. TEM test of nano carbon

جدول ۲. هدایت الکتریکی و پی-اچ برای غلظتهای مختلف نانوسیالِ تحت آزمایش Table 2. Thermal conductivity and pH for different concentrations of the nanofluid

رسانش الکتریکی (^{<u>س s)</u>}	PH	
۵۷۷	۷/۱۰	آب خالص
V14	٧/۶٣	۰/۱ درصد جرمی
٨٢٠	٧/۶٧	۰/۲ درصد جرمی
१٣٩	٧/٧٣	۰/۳ درصد جرمی
110.	۷/۸۲	۰/۴ درصد جرمی



شکل ۳. نانو سیال کربن در دو حالت (الف) با سورفکتانت (ب) بدون سورفکتانت Fig. 3. Carbon nanofluid (a) with surfactant (b) without surfactant



Fig. 4. An scheme of the experimental set up

دقت	حداكثر محدوده	حداقل محدوده	مدل	تعداد	سنسور
۰/۵ °C	۱۲۵ °C	-∆∆ °C	One wire $DS - 1ABT$.	٣	دما
۰/۱ °C	۱۸۳۲ °C	-۵۸ °C	Туре К	١	دما
'/. •/Δ	۴bar	∙ bar	Hogller	٢	فشار
7. 1.	٣٠	۱ لیتر/دقیقه	YF-Sr · 1	١	دبى

جدول ۳. مشخصات سنسورهای مورد استفاده در دستگاه آزمایش Table 3. Characteristics of the used sensors

۲-۳- شرح دستگاه آزمایش

به منظور بررسی خواص حرارتیِ نانو سیالات مختلف، دستگاه اندازه گیری خواص نانوسیالات در دانشگاه صنعتی جندی شاپور دزفول طراحی و ساخته شد. این دستگاه قادر است تا کلیه ی آزمایشهای مرتبط با انتقال حرارت و افت فشار را برای سیالات مختلف مورد ارزیابی قرار دهد. تغییرات دمایی سیال مورد آزمایش توسط ۴ عدد حسگر دمایی ثبت خواهد شد. سنسورهای به کار رفته، دارای دقت ۵/۰ درجه سانتی گراد بوده و توانایی اندازه گیری محدوده دمایی سیال را در ورودی و خروجی هیتر اندازه گیری می کنند. سنسور سوم سیال را در ورودی و خروجی هیتر اندازه گیری می کنند. سنسور سوم

لوله مبدل حرارتی در تماس است و دمای لحظهای آن را ثبت می کند. جهت بررسی افت فشار نیز از دو فشارسنج الکتریکی که در ورودی و خروجی هیتر قرار دارند، استفاده شده است. شکل ۴ شماتیکی از دستگاه تحت آزمایش و همینطور محل دقیق سنسورها را به تصویر کشیده است. به علاوه مشخصات سنسورهای به کار رفته در این دستگاه در جدول ۳ ذکر شدهاند.

بیشینه ظرفیتِ مخزن این دستگاه ۲۵ لیتر است. سیال درون مخزن، توسط یک عدد پمپ با توان ۱ اسب بخار در مجموعه به گردش در میآید. دبی این پمپ متغیر است و میتواند دبیهای مختلفی در محدوده ۱ الی ۸ لیتر بر دقیقه ایجاد کند. در بخش گرمایش، از یک عدد المنت الکتریکی با توان ۱۵۰۰ وات استفاده شده است. حرارت

تولید شده توسط این المنت به یک عدد لوله مسی. $\frac{7}{\Lambda}$ اینچی که به صورت مارپیچ درآمده است منتقل می شود. لوله مذکور دارای ۶ متر طول بوده و به صورت مارپیچ به ۲۰ حلقه تقسیم شده است. در واقع، مبدل حرارتی مورد استفاده در این آزمایش مبدلی با لوله مارپیچ است و این نوع مبدل در تحقیقات مرتبط با انتقال حرارت در نانوسیالات به ندرت مورد آزمایش قرار گرفته است و بیشتر مقالات ارائه شده در این خصوص به صورت نرم افزاری بودهاند.

۳-۳- شرح آزمایش

نانوسیالِ آماده شده را درون مخزن دستگاه ریخته و پس از فعال سازیِ سیستمهای سرمایش و گرمایش، پمپ را با دبی مورد نظر روشن می کنیم. همانطور که گفته شد، پمپ مورد استفاده دارای ۱ اسب بخار قدرت بوده و قادر است تا محدوده دبی ۱ الی ۸ لیتر بر دقیقه را ایجاد کند. در این آزمایش، محدوده دبی مورد نظر ۳ الی ۷ لیتر بر دقیقه است. هر آزمایش تا زمانی ادامه پیدا می کند که اختلاف دمای نشان داده شده بر روی صفحه نمایشگر دستگاه، به مقداری ثابت و پایا برسد. آزمایشهای مختلف، در زمانهای متفاوتی به حالت پایا می سند ولی به طور کلی این مدت زمان برای همه ی آزمایشهای انجام شده بین ۸ تا ۱۳ دقیقه بوده است.

با توجه به استفاده از نرم افزار دیزاین اکسپرت، به طور کلی تعداد ۱۱ آزمایش انجام میشود و دیگر حالات توسط این نرمافزار و با روشهای آماری پیش بینی خواهند شد. این نرم افزار برای تقریب زدن نتایج از روشهایی مثل: درونیابی، برونیابی و نظریه اغتشاش ^۱ بهره میگیرد. روال کار در دیزاین اکسپرت این است که کاربر تعداد متغیرهای ورودی و خروجیِ آزمایش خود را تعیین میکند. سپس نرم افزار تعدادی آزمایش برای کاربر تعیین میکند. محقق، فقط با انجام دادن آن آزمایشها و وارد کردن دادههای خروجی آنها در نرم افزار، میتواند به کل اطلاعات آزمایش در آن محدوده از متغیرها دست یابد. به منظور افزایش دقت و نشان دادن صحت داده برداریها، هر حالت، ۲ بار تکرار شد و پس از مقایسه مشخص شد که اختلافِ میان داده گیریها، بین ۲/۲ ٪ تا ۵/۹ ٪ بوده است.

۴- بحث و نتایج

در این بخش به تشریح رفتار غلظتهای مختلف نانو سیال کربن، در رینولدزهای متفاوت پرداختهایم. عدد ناسلت، ضریب انتقال حرارت جابجایی و همینطور ضریب اصطکاک در این قسمت مورد مطالعه و بررسی قرار گرفتهاند. در تمامی بخشها، نمودارها در محدوده رینولدز ۲۱۰۰ تا ۱۶۷۰۰ و توسط نرم افزار دیزاین اکسپرت ترسیم شدهاند. در پایان نیز به منظور نشان دادن پتانسیل مناسب نرم افزار مذکور در پیش بینی آزمایشهای نانوسیالات، نمودارهایی از مقایسه ی نتایج تجربی و نتایج پیش بینی شده توسط نرم افزار ترسیم شدهاند و درصد اختلاف بین این نتایج محاسبه شده است.

۴-۱- تغييرات ناسلت

شکل ۵ تغییرات ناسلت را بر حسب غلظت نانو کربن و رینولدز به صورت دو بعدی و سه بعدی نشان می دهد. با افزایش رینولدز و به طور همزمان با افزایش غلظت نانو کربن از صفر تا حدود ۲/۰ درصد جرمی، شاهد افزایش در ناسلت هستیم و پس از آن ناسلت کاه ش یافته است. کمترین مقدار ناسلت را در رینولدز حدود ۷۱۰۰ با غلظتهای صفر و ۴/۰ درصد جرمی شاهد بودهایم. همچنین نرم افزار، بیش ترین مقدار ناسلت را ۲/۴۷۸ و در رینولدز ۱۴۸۵۰ و غلظت ۲۲/۰ درصد جرمی نانوکربن پیش بینی کرده است. در مقالات دیگری نیز این رفتار غیر رمضانی [۱۵] نیز حد بهینه ی غلظت نانو اکسید تیتانیوم در آب را پیدا کردند و نشان دادند که افزودن نانو ذرات به سیال پایه، تا غلظتی خاص می تواند موجب بهبود مؤلفههای حرارتی در سیال پایه شود و پس از آن

۲-۴- تغییرات ضریب انتقال حرارت جابجایی

شکل ۶ تغییرات ضریب انتقال حرارت جابجایی را بر حسب غلظت نانو کربن و رینولدز به صورت دو بعدی و سه بعدی نشان میدهد. با مقایسه ی این شکل و شکل ۵، میتوان دریافت که ناسلت و ضریب انتقال حرارت جابجایی دارای رفتاری مشابه هستند. در اینجا نیز ضریب انتقال حرارت جابجایی با افزایش رینولدز و به طور همزمان با افزایش غلظت نانو کربن از صفر تا حدود ۲/۰ درصد جرمی، در حال افزایش

¹ Perturbation



شكل ۵. تغييرات ناسلت نسبت به رينولدز و غلظت نانو سيال كربن Fig. 5. The variation of Nu versus both Re and nanofluid concentration



شکل ?. تغییرات ضریب انتقال حرارت جابجایی نسبت به رینولدز و غلظت نانو سیال کربن Fig. 6. The variation of CHTC versus both Re and nanofluid concentration

و پس از آن کاهش یافته است. بیش ترین مقدار ضریب انتقال حرارت جابجایی ۱۲۵/۷ W/m^۲K بوده که مربوط به رینولدز ۱۴۸۵۰ و غلظت ۰/۲۲ درصد جرمی کربن میباشد. همچنین نشان داده شد که در یک رینولدز ثابت، نانو سیال کربن توانسته است تا ۱۰/۱۷ ٪ ضریب انتقال حرارت جابجایی بیشتری نسبت به سیال پایه (آب) داشته باشد.

۴-۳- تغییرات ضریب اصطکاک

رابطه ی تغییرات ضریب اصطکاک با تغییرات رینولدز در شکل ۷ نشان داده شده است. همانطور که مشاهده می شود، افزایش رینولدز به

کاهش ضریب اصطکاک منجر می گردد به همین دلیل در پایین ترین رینولدز، بالاترین ضریب اصطکاک دیده می شود. این منحنی، کاملاً با رفتار ارائه شده در نمودار مودی در تطابق است. با مقایسه مقادیـر عددی بـرای ضریب اصطکاک، اختلاف حدود ۲۵/۳ درصدی بین کمترین و بیشترین رینولدز ملاحظه می شود.

۴-۴- اختلاف بین نتایج تجربی و نرم افزاری

در شکل ۸، اختلاف بین نتایج آزمایشگاهی و نتایج شبیهسازی شده توسط نرم افزار دیزاین اکسپرت به تصویر کشیده شده است.



شکل ۷. رابطهی تغییرات ضریب اصطکاک با رینولدز Fig. 7. The variation of friction factor versus Re



شکل ۸. مقایسه نتایج آزمایشگاهی و نرم افزاری برای حالات (الف) ناسلت (ب) ضریب انتقال حرارت جابجایی (ج) ضریب اصطکاک Fig. 8. Comparison of experimental and predicted results by Design Expert for (a) Nu, (b) CHTC and (c) friction factor

کاملاً مشخص است که تفاوت کمی بین این نتایج وجود دارد. برای ناسلت و ضریب انتقال حرارت جابجایی، بیشینه ی این اختلاف برابر با ۴/۲ ٪ و برای ضریب اصطکاک بیشترین اختلاف ۸ ٪ بوده است.

۵- نتیجه گیری

هدفِ این مقاله، ارزیابی تغییرات ضریب انتقال حرارت جابجایی، عدد ناسلت و همینطور مقدار افت فشار ناشی از حرکت نانوسیال در لوله بوده است. آزمایشها در دبیهای ۳ تا ۷ لیتر بر دقیقه که محدوده رینولدز ۷۱۰۰ تا ۱۶۷۰۰ را شامل می شود و با غلظتهای صفر تا ۰/۴ ٪ جرمی نانوکربن انجام شدند و در نهایت دادههای آزمایشها به عنوان ورودی، به نرم افزار دیزاین اکسپرت منتقل شده و نمودارها با

توجه به روشهای آماری در این نرم افزار استخراج شدند. نتایج این پژوهش را میتوان به صورت زیر بیان کرد: ۱- مقدار ضریب انتقال حرارت جابجایی با افزایش غلظت نانوسیال تا ۲۲/۲ ٪ روند صعودی داشته و پس از آن نزولی شده است و بیشترین مقدار اختلاف بین ضریب انتقال حرارت جابجاییِ آب خالص و نانوسیال کربن، ۱۰/۱۷ ٪ بوده است.
۲- افزایش اغتشاش موجب افزایش در عدد ناسلت و ضریب انتقال حرارت جابجایی می شود.

-۳ ضریب اصطکاک با افزایش رینولدز کاهش یافته است.

۴- به دلیل اختلاف کم نتایج تجربی و نتایج پیش بینی شده
 در نرم افزار دیزاین اکسپرت، این نرم افزار میتواند به عنوان ابزاری

the synthesis and characterization of nano-antimicrobials, TrAC Trends in Analytical Chemistry, 84 (2016) 131-138.

- [2] D. Chen, P. Szostak, Z. Wei, R. Xiao, Reduction of orthophosphates loss in agricultural soil by nano calcium sulfate, Science of The Total Environment, 539 (2016) 381-387.
- [3] M. Firoozzadeh, A.H. Shiravi, M. Shafiee, Experimental Study on Photovoltaic Cooling System Integrated With Carbon Nano Fluid, Journal of Solar Energy Research, 3(4) (2018) 287-292.
- [4] Y. Li, J. Yang, J. Song, Nano energy system model and nanoscale effect of graphene battery in renewable energy electric vehicle, Renewable and Sustainable Energy Reviews, 69 (2017) 652-663.
- [5] O. Mahian, A. Kianifar, C. Kleinstreuer, A.-N. Moh'd A, I. Pop, A.Z. Sahin, S. Wongwises, A review of entropy generation in nanofluid flow, International Journal of Heat and Mass Transfer, 65 (2013) 514-532.
- [6] X. Chen, T. Zhao, M.-Q. Zhang, Q. Chen, Entropy and entransy in convective heat transfer optimization: A review and perspective, International Journal of Heat and Mass Transfer, 137 (2019) 1191-1220.
- [7] D. Khurana, R. Choudhary, S. Subudhi, A critical review of forced convection heat transfer and pressure drop of Al 2 O 3, TiO 2 and CuO nanofluids, Heat and Mass Transfer, 53(1) (2017) 343-361.
- [8] K. Bashirnezhad, M. Ghavami, A.A. Alrashed, Experimental investigations of nanofluids convective heat transfer in different flow regimes: A review, Journal of Molecular Liquids, 244 (2017) 309-321.
- [9] R. Ranjbarzadeh, A. Karimipour, M. Afrand, A.H.M. Isfahani, A. Shirneshan, Empirical analysis of heat transfer and friction factor of water/graphene oxide nanofluid flow in turbulent regime through an isothermal pipe, Applied Thermal Engineering, 126 (2017) 538-547.
- [10] J. Fan, L. Wang, Review of Heat Conduction in Nanofluids, Journal of Heat Transfer, 133(4) (2011) 040801-040801-040814.
- [11] A. Pramuanjaroenkij, A. Tongkratoke, S. Kakaç, Numerical study of mixing thermal conductivity models for nanofluid heat transfer enhancement, Journal of

مناسب در تجزیه و تحلیل مباحث انتقال حرارت در نانوسیالات به کار برده شود.

علائم انگلیسی

- J/kg K ظرفیت گرمایی ویژه نانوسیال، C_p
 - m قطر لوله، D
 - F ضریب اصطکاک
- $W/m^2 K$ ضريب انتقال حرارت جابجايى، H
 - I جريان، A
 - رسانش حرارتی، W/mk
 - m طول لوله، *L*
 - gr/s ی جرمی، *m*.
 - عدد ناسلت Nu
 - Pa فشار، Pa
 - Pe عدد پکلت
 - Pr عدد پرانتل
 - $cm^{3/s}$ ی حجمی، \dot{Q} .
 - *q* حرارت منتقل شده، J
 - "q شار حرارتی، W/m²
 - Re عدد رينولدز
 - T دما، T
 - m/s سرعت، *u*
 - V ولتاژ، V

علائم يونانى

kg/m³ چگالی، kg/m³
 يب پخش حرارتی، m²/s
 ν.
 ψ.

زيرنويس

- f سیال in داخلی m متوسط nf نانوسیال
- و کریں out خارجی
 - w ديواره

مراجع

[1] M.C. Sportelli, R.A. Picca, N. Cioffi, Recent advances in

of dilute CuO/water nanofluid inside a circular tube, International communications in heat and mass transfer, 37(2) (2010) 214-219.

- [20] A.B. Kasaeian, S. Nasiri, Convection Heat Transfer Modeling of Nano- fluid Tio2 Using Different Viscosity Theories, International Journal of Nanoscience and Nanotechnology, 11(1) (2015) 45-51.
- [21] C. Selvam, T. Balaji, D.M. Lal, S. Harish, Convective heat transfer coefficient and pressure drop of water-ethylene glycol mixture with graphene nanoplatelets, Experimental Thermal and Fluid Science, 80 (2017) 67-76.
- [22] S.E.B. Maïga, C.T. Nguyen, N. Galanis, G. Roy, Heat transfer behaviours of nanofluids in a uniformly heated tube, Superlattices and Microstructures, 35(3) (2004) 543-557.
- [23] A. Ghozatloo, A. Rashidi, M. Shariaty-Niassar, Convective heat transfer enhancement of graphene nanofluids in shell and tube heat exchanger, Experimental Thermal and Fluid Science, 53 (2014) 136-141.
- [24] A. Ghozatloo, M. Shariaty-Niasar, A.M. Rashidi, Investigation of Heat Transfer Coefficient of Ethylene Glycol/ Graphenenanofluid in Turbulent Flow Regime, International Journal of Nanoscience and Nanotechnology, 10(4) (2014) 237-244.
- [25] S. El Bécaye Maïga, C. Tam Nguyen, N. Galanis, G. Roy, T. Maré, M. Coqueux, Heat transfer enhancement in turbulent tube flow using Al2O3 nanoparticle suspension, International Journal of Numerical Methods for Heat & Fluid Flow, 16(3) (2006) 275-292.
- [26] A. Behzadmehr, M. Saffar-Avval, N. Galanis, Prediction of turbulent forced convection of a nanofluid in a tube with uniform heat flux using a two phase approach, International Journal of Heat and Fluid Flow, 28(2) (2007) 211-219.

Engineering Physics and Thermophysics, 91(1) (2018) 104-114.

- [12] J.-Y. Jung, H.-S. Oh, H.-Y. Kwak, Forced convective heat transfer of nanofluids in microchannels, in: ASME 2006 International Mechanical Engineering Congress and Exposition, American Society of Mechanical Engineers, 2006, pp. 327-332.
- [13] D. Wen, Y. Ding, Experimental investigation into convective heat transfer of nanofluids at the entrance region under laminar flow conditions, International Journal of Heat and Mass Transfer, 47(24) (2004) 5181-5188.
- [14] S.K. Das, N. Putra, P. Thiesen, W. Roetzel, Temperature dependence of thermal conductivity enhancement for nanofluids, Journal of heat transfer, 125(4) (2003) 567-574.
- [15] S. Paryani, A. Ramazani SA, Investigation of the combination of TiO2 nanoparticles and drag reducer polymer effects on the heat transfer and drag characteristics of nanofluids, The Canadian Journal of Chemical Engineering, 96(6) (2018) 1430-1440.
- [16] W. Yu, H. Xie, L. Chen, Y. Li, Investigation of thermal conductivity and viscosity of ethylene glycol based ZnO nanofluid, Thermochimica Acta, 491(1-2) (2009) 92-96.
- [17] Y. Xuan, Q. Li, Investigation on convective heat transfer and flow features of nanofluids, Journal of Heat transfer, 125(1) (2003) 151-155.
- [18] E.B. Haghighi, M. Saleemi, N. Nikkam, R. Khodabandeh, M.S. Toprak, M. Muhammed, B. Palm, Accurate basis of comparison for convective heat transfer in nanofluids, International Communications in Heat and Mass Transfer, 52 (2014) 1-7.
- [19] S. Fotukian, M.N. Esfahany, Experimental study of turbulent convective heat transfer and pressure drop

چگونه به این مقاله ارجاع دهیم

A.H. Shiravi, M. Shafiee, H. Bostani, M. Firoozzadeh, M. Bozorgmehrian, An Experimental Investigation on the Convective Heat Transfer Coefficient and Nusselt Number in Water/ Carbon Nanofluid, Amirkabir J. Mech Eng., 53(1) (2021) 209-220.

DOI: 10.22060/mej.2019.16148.6289

