

# Amirkabir Journal of Mechanical Engineering

Amirkabir J. Mech. Eng., 54(3) (2022) 131-134 DOI: 10.22060/mej.2021.20298.7209

# Experimental Investigation of Flow Rate and Concentration Effects of Graphene-Water Nanofluid and Finding the Optimal Conditions Using Taguchi Method

O. Ramezani Azghandi, M. J. Maghrebi\*, A. R. Teymourtash

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

ABSTRACT: In this paper, graphene nanoplate was stabilized in a water-based fluid by sodium dodecyl sulfate as a surfactant. The prepared nanofluid in weight percentages of 0.01 -0.145 was placed in a gasket plate heat exchanger in the presence of cold fluid (deionized water). All experiments were performed for laminar flow in the range of Reynolds numbers of 500-1500. The effect of flow rate and concentration of nanofluid was investigated on the overall coefficient of heat transfer and pressure drop. The concentration increase causes both to increase at the same time. As a result, heat exchange efficiency and thermal effectiveness of the nanofluid were also analyzed. The highest thermal effectiveness (89%) and efficiency (1.244) occur at a minimum flow rate (2 liters per minute) and maximum weight percentage (0.145) Taguchi method was used to find the optimal conditions and confirm the validity of the experiments. It was also found that the decrease in the flow rate (98.56%) has a greater effect on the results of thermal effectiveness than the increase in concentration (0.404%). The error rate was 0.018%, which shows the accuracy of the results.

#### **Review History:**

Received: Jul. 24, 2021 Revised: Oct. 10, 2021 Accepted: Nov. 09, 2021 Available Online: Nov. 13, 2021

#### **Keywords:**

Graphene nanoplate Surfactant Concentrations Effectiveness

### **1-Introduction**

Low thermal conductivity of fluids is a major problem in engineering industries and the subject of heat transfer. One way is to add solid particles, which due to their higher conductivity than the base fluid, improves the thermophysical property of the fluid, but adding solid particles to the base fluid sediments after a short time [1]. By stability methods such as covalent and non-covalent functionalization methods, this problem can also be solved [2]. The production of graphene and carbon nanotubes is rapidly developing. Thus, research has been done on stability methods and thermophysical properties. For example, Agromayor et al. [3] stabilized graphene nanoplates in the base fluid. Another way is to use a plate heat exchanger, which due to the shape of the plates and the chevrons on them, increases the heat transfer surfaces and makes the fluid flow turbulent. So, researchers have studied different fluids for further cooling or heating in order to find the optimal conditions [4]. Researchers have tried to achieve the appropriate heat transfer rate by new methods so that the ratio of heat transfer to pressure drop is optimal.

This paper aims to fabricate nanofluids containing graphene nanoplates in a water-based fluid by a non-covalent method and study it in a plate heat exchanger. So graphene nanoplates were stabilized in a water-based fluid at a ratio of 1-1 by Sodium Dodecyl Sulfate (SDS) as a surfactant. Due

to the importance of effectiveness and efficiency in optimal conditions, by the Taguchi method, the optimal conditions were analyzed.

### 2- Methodology

#### 2-1-Methods and materials

To prepare graphene nanofluids, graphene nanoplates (diameter 20-30 µm and thickness about 40 nm, 5 g, VCN Company), deionized water (200 lit, Iran), and SDS as a surfactant (50 g, Azmiran Company) were prepared. First, 1 g of surfactant was gently added to deionized water (neutral pH) placed on a sonicator, and stirred well for 25 minutes in the Erlenmeyer flask by a magnet. A gram of graphene nanoplates was added to them. Using an 800-Watt ultrasonic probe, the Erlenmeyer was stirred well for 40 minutes to finally produce a stable nanofluid at 0.1 wt.%. Other weight percentages of 0.01, 0.055, and 0.145 were obtained in the same way. The results of zeta potential analysis showed that the lower the weight percentage, the higher the fluid stability. For the mentioned concentrations, the zeta potentials were -32.61, -23.68, -19.27 and -16.85, respectively. It should be noted that the ratio of SDS to nanoparticles was 1-1. The ratios of 0.5-1 and 1-2 were also examined by zeta potential analysis (the zeta potential results were 27.43 - and -15.33). The highest stability was obtained for the ratio of

<sup>\*</sup>Corresponding author's email: mjmaghrebi@um.ac.ir



Copyrights for this article are retained by the author(s) with publishing rights granted to Amirkabir University Press. The content of this article is subject to the terms and conditions of the Creative Commons Attribution 4.0 International (CC-BY-NC 4.0) License. For more information, please visit https://www.creativecommons.org/licenses/by-nc/4.0/legalcode.



Fig. 1. Laboratory setup



Fig. 2. Effect of nanofluid flow rate on efficiency at different concentrations

1-1). Shanbedi et al. [5] reached a similar result for carbon nanotubes and some surfactants such as Arabic gum and SDS, which showed the best stability ratio of 1-1.

For the morphology of the obtained powder, X-ray energy diffraction spectrometer, Raman spectrometer, and transmission electron microscope were performed. The results of the X-ray diffraction spectrometer show that the graphene is purified and free of contamination. Also, the Raman results of three peaks for graphene nanoplate were found that the first peak was observed around 1500 cm<sup>-1</sup> (D band), the second peak around 1580 cm<sup>-1</sup> (G band), and the third peak around 2670 cm<sup>-1</sup> (2D band). The transmission electron microscope indicated that the graphene nanoplate diameter was 20 nm.

#### 2-2-Laboratory setup

Fig. 1 shows the prepared setup which consists of two hot and cold loops with a fluid storage tank, a pump, a section for measuring pressure and temperature (before and after the exchanger), and a section for measuring fluid flow rate. A U-shaped manometer is also installed in the setup to measure the pressure drop. Also in the hot section, there are two heating elements equipped with a thermostat, and a cooling system has been used in the path of the cold fluid and before the cold fluid storage source. The thermophysical properties can be calculated according to the bulk temperatures of the two fluids at the inlet and outlet of the heat exchanger. By recorded flow rates and thermophysical properties, the heat transfer rate and the total heat transfer coefficient are calculated. By obtaining the friction factors, the pressure drop for the path and inlets (ports) is achieved. The total pressure drop is two paths of inlet and outlet pressure [6]. Thermal effectiveness or the ratio of actual heat transfer to the maximum was calculated [7]. Efficiency was also calculated Eq. (1). In order for the use of nanofluids to be economically viable, the ratio of heat transfer coefficient to the pumping power in both nanofluids and water must be more than one [8].

$$\eta = \frac{\left(\frac{h_{sf}}{h_b}\right)}{\left(\frac{W_{nf}}{W_b}\right)} \tag{1}$$

#### **3- Results and Discussion**

To determine the effect of concentration on heat transfer coefficient and pressure drop, nanofluids of 0.01, 0.05, 0.1, and 0.145 wt.% were used. The results showed that increasing the concentration from 0.01 wt.% to 0.145 wt.% increases the overall heat transfer coefficient (At 2 lpm, increasing the weight percentage causes an overall heat transfer coefficient of 8.51% and at 6 lpm is 5.53%). The use of nanofluids in higher concentrations also increases the pressure drop. This increase in low flow rates is very close to the base fluid (at 0.01 wt.% and 2 lpm, the pressure drop for nanofluid and base fluid is 0.1322 and 0.1312 kPa, respectively). In all the mentioned concentrations, the pressure drop is more than the base fluid, however, in 0.01 wt.%, this difference is insignificant. For example, in the flow rate of 2 lpm, this difference is 0.76%. The lowest pressure drop is observed at 2 lpm and 0.01 wt.% (0.1312 kPa). Increasing the concentration increases the overall heat transfer coefficient (positive effect) and decreases the pressure drop (negative effect). Therefore, to find the optimal conditions, effectiveness and efficiency were examined. Increasing the concentration improves the effectiveness of the nanofluid (5.94% at a constant flow rate of 2 lpm). At a constant temperature (60°C) and a certain flow rate, increasing the concentration compared to the base fluid reduces the specific heat capacity of the fluid (At a constant flow rate of 2 lpm, the specific heat capacity of the nanofluid for 0.01 and 0.145 wt.% were 4139 and 3612 J/ kg.K, respectively). The highest efficiency (89%) was related to nanofluids in 0.145 wt.% and minimum flow rate (2 lpm). Fig. 2 shows the effect of nanofluid flow rate on efficiency at different concentrations. Increasing the concentration leads

to increasing efficiency (Increasing the flow rate from 2 to 6 lpm at of 0.01 wt% reduces the efficiency by 0.14%, but this rate is 3.84% at 0.145 wt.%). The highest efficiency is when the nanofluid flow rate is the lowest and the concentration is maximum (2 lpm and 0.145 wt.%, maximum efficiency is 1.244). It is also observed that in all concentrations this amount is more than one, which indicates that the use of nanofluids is appropriate and economically justifiable.

To evaluate the effectiveness in optimal conditions (increasing the thermal efficiency), the Qualitek-4 software that uses the Taguchi method was used [9]. In this study, the effect of weight percentage and the nanofluid flow rate was selected as two factors for statistical analysis of the Taguchi method. For each of the factors, 3 levels of change were selected (for example, for the concentration factor, levels of 0.01, 0.1, and 0.145 were selected). To find the effect of each factor under optimal conditions, the analysis was performed. The results show that the effect of nanofluid flow rate (contribution=98.566%) is much greater than its weight percentage (0.404%) on the effectiveness. It means that it is easier to achieve optimal effectiveness by changing the nanofluid flow rate.

### **4-** Conclusions

The results showed that the use of nanofluids compared to water-based fluid (at 2 lpm) increases both the overall heat transfer coefficient (9.17%, favorable result) and pressure drop (13.1%, unfavorable result). As a result, the use of nanofluids, especially in high concentrations, increases both effectiveness factors (5.95% in volume flow rate of 2 lpm, and 0.8% in 6 lpm) and the efficiency of the heat exchanger (3.84% at the least flow rate of 2 lpm). Also, it was found by the Taguchi method that the decrease in nanofluid flow rate is more effective than nanofluid concentrations (2 lpm and 0.145 wt.%), the total heat transfer coefficient of 1262 W/m<sup>2</sup>.K and pressure drop of 0.148 kPa, the effectiveness and efficiency were found to be 89% and 1.244, respectively.

### References

[1] A. Amiri, M. Shanbedi, H. Dashti, Thermophysical and rheological properties of water-based graphene quantum dots nanofluids, Journal of the Taiwan Institute of Chemical Engineers, 76 (2017) 132-140.

- [2] M. Shanbedi, A. Amiri, S.Z. Heris, H. Eshghi, H. Yarmand, Effect of magnetic field on thermo-physical and hydrodynamic properties of different metalsdecorated multi-walled carbon nanotubes-based water coolants in a closed conduit, Journal of Thermal Analysis and Calorimetry, 131(2) (2018) 1089-1106.
- [3] R. Agromayor, D. Cabaleiro, A.A. Pardinas, J.P. Vallejo, J. Fernandez-Seara, L. Lugo, Heat transfer performance of functionalized graphene nanoplatelet aqueous nanofluids, Materials, 9(6) (2016) 455.
- [4] M.A. Jamil, Z.U. Din, T.S. Goraya, H. Yaqoob, S.M. Zubair, Thermal-hydraulic characteristics of gasketed plate heat exchangers as a preheater for thermal desalination systems, Energy Conversion and Management, 205 (2020) 112425.
- [5] M. Shanbedi, S.Z. Heris, A. Maskooki, Experimental investigation of stability and thermophysical properties of carbon nanotubes suspension in the presence of different surfactants, Journal of Thermal Analysis and Calorimetry, 120(2) (2015) 1193-1201.
- [6] S. Kakaç, H. Liu, A. Pramuanjaroenkij, Heat Exchangers: Selection, Rating, and Thermal Design, (2020).
- [7] A.K. Tiwari, P. Ghosh, J. Sarkar, Particle concentration levels of various nanofluids in plate heat exchanger for best performance, International Journal of Heat and Mass Transfer, 89 (2015) 1110-1118.
- [8] O. Ramezani Azghandi, M.J. Maghrebi, A.R. Teymourtash, Investigation and optimization of heat transfer coefficient of MWCNTs-Water nanofluids in a plate heat exchanger, International Journal of Nano Dimension, 12(2) (2021) 104-112.
- [9] A. Amiri, R. Sadri, M. Shanbedi, G. Ahmadi, S. Kazi, B. Chew, M.N.M. Zubir, Synthesis of ethylene glycoltreated graphene nanoplatelets with one-pot, microwaveassisted functionalization for use as a high performance engine coolant, Energy conversion and management, 101 (2015) 767-777.

#### HOW TO CITE THIS ARTICLE

O. Ramezani Azghandi, M. J. Maghrebi, A. R. Teymourtash, Experimental Investigation of Flow Rate and Concentration Effects of Graphene-Water Nanofluid and Finding the Optimal Conditions Using Taguchi Method, Amirkabir J. Mech Eng., 54(3) (2022) 131-134.



DOI: 10.22060/mej.2021.20298.7209

This page intentionally left blank

نشريه مهندسي مكانيك اميركبير



نشریه مهندسی مکانیک امیرکبیر، دوره ۵۴، شماره ۳، سال ۱۴۰۱، صفحات ۶۲۹ تا ۶۴۸ DOI: 10.22060/mej.2021.20298.7209

# بررسی آزمایشگاهی اثر دبی و غلظت نانوسیال گرافن-آب و یافتن شرایط مطلوب به کمک روش تاگوچی

امید رمضانی ازغندی، محمد جواد مغربی\*، علیرضا تیمورتاش

گروه مهندسی مکانیک، دانشگاه فردوسی مشهد، مشهد، ایران.

**خلاصه:** در این مقاله به کمک فعال کننده سطحی سدیم دودسیل سولفات، نانوصفحههای گرافن در سیال پایه آب پایدار گردید. تاریخ نانوسیال تهیه شده در درصد وزنیهای ۲/۱۴۵ – ۲۰/۱۰ در تبادل گر گرمایی صفحهای واشردار در مجاورت سیال سرد (آب مقطر) قرار گرفت. تمام آزمایشها برای جریان آرام در گستره اعداد رینولدز ۱۵۰۰– ۲۰۰ انجام گردید. اثر تغییر دبی و غلظت نانوسیال بر ضریب کلی انتقال حرارت و افت فشار بررسی شد. مشخص شد که بیشترشدن غلظت، باعث بیشترشدن همزمان هردو عامل ارائه می گردد، درنتیجه کارایی و اثربخشی نانوسیال نیز مورد آنالیز قرار گرفت. مشخص گردید که بیشترشدن غلظت باعث بیشترشدن اثربخشی نانوسیال و کارایی می شود. بیشترین اثربخشی (۲۹۸۸) و کارایی (۱۲۴۴) در دبی حداقل (۲ لیتر بر دقیقه) و غلظت حداکثر اثربخشی نانوسیال و کارایی می شود. بیشترین اثربخشی (۲۹۸۸) و کارایی (۱۲۴۴)) در دبی حداقل (۲ لیتر بر دقیقه) و غلظت حداکثر اثربخشی نانوسیال و کارایی می شود. بیشترین اثربخشی (۲۹۸۸) و کارایی (۱۲۴۴)) در دبی حداقل (۲ لیتر بر دقیقه) و غلظت دانور و صحت آزمایشها تأیید شد. همچنین مشخص شد که کم شدن دبی (۲۹۵۸) اثر بیشتری بر نتایج نسبت به بیشترشدن درصد و صحت آزمایشها تأیید شد. همچنین مشخص شد که کم شدن دبی (۲۹۵۸) اثر بیشتری بر نتایج نسبت به بیشترشدن درصد و ونی(۲۰۴۰۴) دارد. میزان درصد خطا نیز ۲۰۵۰/۱۰ به دست آمد که دقت نتایج را نشان می دهد. اثرب

**تاریخچه داوری:** دریافت: ۱۴۰۰/۰۵/۰۲ بازنگری: ۱۴۰۰/۰۷/۱۸ پذیرش: ۱۴۰۰/۰۸/۱۳ ارائه آنلاین: ۱۴۰۰/۰۸/۲۲

> کلمات کلیدی: نانوصفحههای گرافن فعال کننده سطحی درصدوزنی نانوسیال اثربخشی عملکرد

آلومینیوم)، کاربید (سیلیکون کاربید) و نانو ساختارهای کربنی (نانولوله تک

جداره، دوجداره، چندجداره، گرافن، گرافن نانو پلیت، اکسید گرافن و هیبرید

آنها) است [۳ و ۷ و ۹ و ۱۰]. در سالهای اخیر به علت خواص ترموفیزیکی

و پایداری مناسب نانو ساختارهای کربنی نسبت به سایر ذرهها، بیشتر این

نانوذرات، موردعلاقه محققان قرار گرفته است. کربن دارای شکلهای

متفاوتی مثل الماس و گرافیت (که از معروفترین مواد کربنی) است. شکل

الماس سەبعدى، ورقەھاي گرافن دوبعدى، نانولولە كربنى يكبعدى و فولرن

(باکی بال) صفربعدی، از اشکال متفاوت کربن هستند. امروزه تولیدگرافن و

نانولولههای کربنی به سرعت در حال رشد و تکامل است. گرافن ورقهای

دوبعدی از اتمهای کربن در یک پیکربندی شش ضلعی (لانهزنبوری) است

که در آن اتمهای کربن با هیبرید <sup>۲</sup> SP به هم متصل شدهاند. این شبکه از

 $\sigma$  دو معادل زیر نرده تشکیل شده که اتمهای کربن همراه با پیوند سیگما

پیوند میخورند. صفحههای گرافن با کنار هم قرار گرفتن اتمهای کربن (که

با پیوندهای کووالانسی به هم وصل شدهاند و یک شبکه شش ضلعی کاملاً

مسطح پدیدآورندهاند) تشکیل می شوند. در یک صفحه گرافن، هر اتم کربن

# ۱ – مقدمه

پایین بودن هدایت حرارتی سیالها نظیر روغنموتور [۱]، آب [۲]، اتیلن گلیکول [۳] یا ترکیب آنها (آب – اتیلن گلیکول) [۴] یک مشکل بزرگ در صنایع و فرایندهای مهندسی و در بحث انتقال حرارت است. یکراه، اضافه کردن ذرات جامد است که به دلیل ضریب هدایت بالاتر نسبت به سیال پایه، باعث بهبود هدایت حرارتی سیال می گردد، ولی اضافه کردن این ذرات جامد به سیال پایه به علت پایین بودن پایداری سوسپانسیون حاصل، بعد از مدت کوتاهی منجر به تهنشینی و رسوبگذاری می کند [۵]. به کمک روشهای پایداری نظیر روشهای کووالانسی، عاملدار کردن و غیر کووالانسی این مشکل نیز مرتفع شده است [۴ و ۸–۶] برای اولین بار کلمه نانوسیال را چوی<sup>۲</sup> در سال ۱۹۹۵ معرفی نمود [۹]. البته امروزه اغلب بررسی محققان، روی چند نمونه ذره متفاوت (بهخصوص در سایز نانو) نظیر: فلزات (مس و

1 Choi

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

<sup>\*</sup> نویسنده عهدهدار مکاتبات: mjmaghrebi@um.ac.ir

با سه اتم کربن دیگر پیوند داده است. این سه پیوند در یک صفحه قرار دارند و زوایای بین آنها با یکدیگر ، ۱۲۰درجه است. در این حالت، اتمهای کربن در وضعیتی قرار می گیرند که شبکهای از شش ضلعی های منظم را در حالت ایدهآل ایجاد می کنند. از دیگر خواص استثنایی گرافن می توان به بی اثر بودن شیمیایی، استحکام قوی، هدایت حرارتی و الکتریکی بالا اشاره کرد، ولی به دليل سطح ويژه زياد، اين مواد تمايل به تجمع و كلوخه شدن دارند [١١]. در این میان، پژوهشهایی در ارتباط با روشهای پایداری و بررسی خواص ترموفیزیکی انجام شده است. به عنوان نمونه جانسون و همکاران [۱۲] به بررسی خواص ترموفیزیکی گرافن مانند هدایت حرارتی و لزجت و مقایسه آن با سیال پایه آب در دماهای متفاوت (۳۰، ۴۰، ۵۰، ۶۰، ۷۰ و ۸۰ درجه سانتی گراد) و دبی های نانوسیال (۰/۲۰، ۴/۰۰ /۷ ۸/۰ لیتر بر دقیقه) متفاوت پرداخته است. برای پایداری آن از فعال کننده سطحی سدیم دودسیل بنزن سولفونات استفاده گردید. نتایج نشان دادند که بالارفتن دما در آب و نانوسیال باعث بهبود هدایت حرارتی می گردد. همچنین بیشترشدن غلظت نانوسیال نیز باعث بیشترشدن این میزان میگردد (در دمای ۵۵ درجه سانتیگراد به ترتیب غلظت، میزان افزایش نسبت به سیال پایه برابر است با ۱۱/۹، ۱/۶/۱، ۱۸/۲ و ۲۰/۶٬۲۰). بیشترشدن دما از ۳۰ به ۸۰ درجه سانتی گراد در هردو سیال (سیال پایه و نانوسیال) باعث کمشدن لزجت می گردد، این در حالی است که بیشترشدن غلظت، باعث بیشترشدن لزجت نسبت به سیال پایه می گردد. صدری و همکاران [۱۳] به بررسی اثر دما و غلظت روی هدایت حرارتی، لزجت و چگالی بعد از سنتز اکسید گرافن پرداختند. همچنین اثر پی اچ محیط بر پایداری هم بررسی کردند و عنوان نمودند که در پی اچ قلیایی، کمترین پایداری رخ میدهد. ژیان و همکاران [۱۴] به بررسی نقش فعال کننده سطحی بر پایداری هیبرید گرافن- دیاکسید تیتانیوم در سیال اتیلن گلیکول-آب پرداختند. برای ۷۰–۳۰ درجه سانتی گراد و در غلظتهای ۰/۰۲۵، ۰/۰۵، ۰/۰۷۵ و ۰/۱ درصد وزنی، بررسیها انجام شده است. نتایج نشان دادند که بسته به نوع فعال کننده سطحی آنیونی و یا کاتیونی میزان عدد پتانسیل زتا منفی و مثبت می شود (برای غیر یونی ها گاهی مثبت و گاهی منفی). به عنوان نمونه تمام اعداد زتا پتانسیل برای استفاده از فعال کننده سدیم دودسیل سولفات منفی، استفاده از سدیم دودسیل سولفات مثبت و استفاده از پلی وینیل پیرولیدون<sup>۳</sup> برای سیال منفرد منفی و برای هیبرید مثبت است. افزایش غلظت باعث افزایش همزمان هدایت حرارتی و لزجت، نسبت به سیال پایه

در تمام نانوسیالها می شود. افزایش دما نیز به بالا رفتن هدایت حرارتی منجر می شود. همچنین آن ها عنوان کردند که پایداری نانوذره منفرد، بیش تر از هیبرید حاصل است که دلیل را به نسبت اختلاط نامناسب فعال کننده سطحی، نوع فعال کننده سطحی و ریختشناسی متفاوت گرافن و دی کسید تیتانیوم نسبت دادند. هدایت حرارتی هیبرید البته بیشتر از نانوسیال منفرد گزارش شد. عدهای دیگر از محققان به بررسی اثر نانوسیال بر ضریب کلی انتقال حرارت و ميزان افت فشار پرداختهاند. به عنوان نمونه اگرومايور و همکاران [۱۵] نانوصفحههای گرافن را در سیال پایه پایدار ساخت (در غلظت ۰/۲۵ درصد وزنی) و به کمک تبادل گر گرمایی دولوله ای، اثر غلظت و دبی جرمی نانوسیال بر ضریب انتقال حرارت و افت فشار را بررسی نمود و گزارش کرد که غلظت بهینه ۰/۵ درصد وزنی است. از غلظت پایین تا این میزان، ضریب انتقال حرارت در حال افزایش است و از این غلظت به بعد، افزایش غلظت، باعث کاهش ضریب جابجایی انتقال حرارت می گردد. امیری و همکاران [۳] نانوصفحههای گرافن را در اتیلن گلیکول پایدار ساختند و به کمک تبادل گر گرمایی پوسته و لوله، اثر دما، غلظت و دبی بر ضریب اصطکاک، ضریب انتقال حرارت و کارایی تبادل گر گرمایی را مورد بررسی قرار دادند و بیان نمودند که استفاده از نانوسیال نسبت به سیال پایه جهت سرمایش بیشتر رادیاتور ماشین، مؤثر است.

راه دیگر، استفاده از تبادل گر گرمایی صفحهای است که به دلیل شکل صفحات و چینوچروک روی صفحات آن، باعث ازدیاد سطح تبادل حرارتی و درهم شدن جریان سیال می گردد. به تبع آن نرخ و میزان انتقال حرارت را افزایش خواهد داد که در بحث انرژی بسیار حائز اهمیت است. این تبادل گرهای گرمایی، همچنین به دلیل اشغال فضای کمتر، شستوشو و اسید شویی راحت تر، راندمان بالا، تعمیر و نگهداری ساده، در این سالها بیش از پیش مورد توجه محققان قرار گرفته است (نسبت به منابع کویلی و تبادل گرهای پوسته و لوله) و پژوهشگران به کمک این تبادل گرها به بررسی سیالهای مختلف برای سرمایش یا گرمایش بیشتر جهت، یافتن سیال مناسب در صنایع پرداختهاند [۱۸–۱۶]. به طور کلی استفاده نانوسیال در تبادل گرهای گرمایی بهطور همزمان، باعث بیشترشدن ضریب انتقال حرارت می گردد که یک نکته مثبت به شمار می آید ولی بیشتر شدن افت فشار ناشی از آن، یک نتیجه منفی به شمار میآید، زیرا باعث بیشترشدن سایز پمپ و به تبع آن بیشتر شدن هزینه ها می گردد. امروزه سعی شده به کمک روشهای جدید، به میزان انتقال حرارت مناسب دست بیابند تا نسبت انتقال حرارت به افت فشار مطلوب گردد.

<sup>1</sup> Sodium Dodecyle Sulfate (SDS)

<sup>2</sup> Cetyl Trimethyl Ammonium Bromide (CTAB)

<sup>3</sup> Poly Vinyl Pyrrolidone (PVP)

در این مقاله، هدف ساخت نانوسیال حاوی نانوصفحات گرافن در سیال پایه آب به روش غیر کووالانسی و بررسی آن در تبادل گر گرمایی صفحهای است. از آنجا که تا زمان نگارش این مقاله، پژوهشی در زمینه بررسی همزمان کارایی تبادل گر صفحهای واشردار در این ابعاد (نیمه صنعتی)، راندمان حرارتی نانوسیال گرافن و یافتن همزمان شرایط مطلوب به روش تاگوچی (گرافن خالص به کمک این فعال کننده سطحی با توجه به اهمیت میزان پایداری) مشاهده نشده است، انگیزه گردید که این بررسی انجام گردد. برای این منظور به کمک فعال کننده سطحی سدیم دودسیل سولفات، نانوصفحههای گرافن در سیال پایه آب به نسبت مناسب ۱-۱ پایدار شد. نانوسیال تهیه شده در بستر آزمایشگاهی مجهز به تبادل گر گرمایی صفحهای مدل ام ۳، به کار گرفته شد تا با تغییر دمای هیتر، تغییر دبی سیال و غلظت سیال، شرایط مطلوب مشخص گردد. با توجه به اهمیت میزان راندمان نانوسیال و کارایی مبدل در شرایط مطلوب در کاربردهای صنعتی نظیر سرمایش بیشتر روغن دنده، ذوب کردن رمپهای مجتمعهای تجاری و فرودگاهها و یا سایز رادیاتورهای اتومبیل، به کمک طراحی آزمایش و روش تاگوچی شرایط مطلوب مورد بررسی قرار گرفت و با نتایج آزمایشگاهی مقایسه گردید، تا صحت نتایج مورد بررسی قرار گیرد و همچنین به این روش اثر بخشی هر عامل (میزان دبی و غلظت مناسب) بدست آید.

# ۲- بخش أزمایشگاهی

۲- ۱- مواد و روش

برای تهیه نانوسیال حاوی گرافن، نانوصفحات گرافن<sup>(</sup> (قطر ۳۰–۲۰ میکرومتر و ضخامت در حدود ۴۰ نانومتر، محصول شرکت VCN، ۵ گرم)، آب دیونیزه (۲۰۰ لیتر، از داخل ایران) و فعال کننده سطحی سدیم دودسیل سولفات (۵۰ گرم، محصول شرکت آزمیران ایران) تهیه گردید. فعال کننده سطحی دارای گروههای غیر قطبی آبگریز و قطبی آبدوست است، درنتیجه بهراحتی گروههای آبدوست توسط مولکولهای قطبی آب، جذب شده درحالی که گروههای آبگریز به جذب بر روی سطح گرافن ادامه میدهد. ابتدا ۱ گرم فعال کننده سطحی بهآرامی به ارلن حاوی آب دیونیزه (آب دیونیزه از داخل خریداری شده، پی اچ خنثی) که روی همزن مغناطیسی قرار دارد اضافه می شود و به مدت ۲۵ دقیقه به کمک مگنت به خوبی هم زده می شود. سپس به میزان ۱ گرم از نانوصفحههای گرافن به کمک اسپاتول و

التراسونیک پروب دار به قدرت ۸۰۰ وات به مدت ۴۰ دقیقه ارلن به خوبی هم زده می شود تا در انتها نانوسیال پایدار در درصد وزنی ۰/۱ تهیه شود. نمونههای تهیهشده با این روش، بیش از ۹ ماه پایدار بوده و هیچگونه رسوب و تهنشینی در آنها دیده نشد. سایر درصدهای وزنی ۰/۰۱، ۲۰۵۵ و ۰/۱۴۵ نیز به روش مشابه به دست می آید که در شکل ۱ مشاهده می شود و تنها وزن نانوذره متفاوت است. نتایج آنالیز پتانسیل زتا نشان دادند که هرچه میزان درصد وزنی کمتر باشد، پایداری سیال بیشتر است. برای غلظتهای بیان شده پتانسیل زتا به ترتیب برابر با ۳۲/۶۱–، ۲۳/۶۸–، ۱۹/۲۷– و ۱۶/۸۵– است. لازم به توضيح است كه نسبت سديم دودسيل سولفات به نانوذره ۱-۱ است. البته نسبتهای ۵/۰-۱ و ۲-۱ نیز به کمک آنالیز یتانسیل زتا بررسی گردید، ولی بیشترین پایداری برای نسبت ۱–۱ به دست آمد (به ترتیب برای درصد وزنی ۰/۰۱، نتایج پتانسیل زتا برابر است با ۲۷/۴۳ و ۱۵/۳۳). این بیان گر این است که غلظت فعال کننده سطحی نیز برای تعلیق بسیار مهم است. در مقادیر کم فعال کننده، ثبات و دافعه الکتریسیته ساکن ناکافی است و اگر مقدار آن بیش از حد باشد، فشار اسمزی، بیشتر باعث تجمع نانوذره در تعلیق شده و پایداری سیال را کاهش میدهد. شنبدی و همکاران [۱۹] برای نانولوله كربني و چند فعال كننده سطحي نظير صمغ عربي و سديم دودسيل سولفات به نتیجه مشابه رسیدند که نسبت ۱-۱ بهترین پایداری را از خود نشان میدهد. در این پژوهش تمام آزمایشها در دمای ۲۴ سانتیگراد انجام شد. باید عنوان گردد که قبل از پایداری نیاز است که نانوذرهها شستوشو داد شوند که اگر در زمان سنتز، مواد ناخواسته نظیر دوده به نانوذره چسبیده باشد، عاری گردد. درنتیجه قبل از پایدارسازی به کمک محلول اسیدسولفوریک (جرم مولکولی= ۹۸ گرم بر مول، چگالی برابر با ۱/۸۴ کیلوگرم بر لیتر، خلوص ۸٪ ۹۸) و اسید نیتریک (جرم مولکولی برابر با ۶۳/۹ گرم بر مول، چگالی برابر با۱/۴۰ کیلوگرم بر لیتر، خلوص ۶۵٪ که به نسبت ۳–۱ حجمی می باشند، درون یک سونیکیتور حمامدار کاملاً همزده و به کمک سانتریفوژ که دارای ۵۰۰۰ دور بر دقیقه است با آب دیونیزه شستشو داده می شود که از اسیدهای واکنش نداده نیز عاری گردد و پودر ذره، در انتها به دست آید. البته باید اذعان کرد طی این مرحله امکان دارد گروههای آبدوست و قطبی کربوکسیل و هیدروکسیل بر ساختار نانوذره بچسبد و به نوعی نانوذره عامل دار گردد که باعث پایداری بیشتر می گردد.

جهت ریختشناسی پودر به دست آمده طیفسنج پراش انرژی پرتو ایکس، طیفسنج رامان و تصویر میکروسکوپ الکترونی عبوری انجام گردید که به ترتیب در جدول۱، شکل۲ و شکل ۳ مشاهده می گردند.

<sup>1</sup> Graphene NanoPlate (GNP)



شکل ۱. نانوسیال گرافن پایدار در غلظتهای متفاوت

Fig. 1. Stabilized graphene nanofluid at different concentrations

جدول ۱. طیفسنجی پراش انرژی پر توایکس برای نانوصفحههای گرافن

Table 1. Energy Dispersive X-ray spectroscopy for graphene nanoplates

غلظت وزنی	غلظت اتمی	نام عنصر	نماد	اجزای عناصر	مادہ خام
۱۰۰	۱	كربن	С	۶	گرافن

طول موجهای بلند به عنوان نمونه در فرکانسهای کم<sup>۳</sup>، ظاهر شوند که به خطوط استوکس معروف اند. حتی در طرف طول موجهای کوتاه، ممکن است خطوط ضعیف تری به نام پاد استوکس با فرکانس<sup>۴</sup> ظاهر شوند. طیف سنجی رامان برای شناسایی ساختار مولکولی، بسیار مناسب است و با این روش تعیین فرکانسهای چرخشی و ارتعاشی مولکول، ارزیابی هندسی و حتی تقارن مولکولها امکان پذیر است. در برخی موارد که امکان تعیین ساختار مولکولی وجود ندارد، میتوان با تکیه بر فرکانسهای ثبت شده، قرار گرفتن اتمها در یک مولکول را بررسی کرد. اطلاعاتی که توسط طیف سنجی مادون قرمز و رامان به دست می آید، بسیار مشابه هستند. ۱- طیفسنج پراش انرژی پرتوایکس<sup>۱</sup>: برای تجزیه وتحلیل ساختاری و خصوصیات شیمیایی نمونه، از طیفسنج پراش انرژی پرتوایکس استفاده شد. جدول ۱، طیفسنجی پراش انرژی پرتوایکس نانوصفحههای گرافن خام را نشان میدهد. همان طور که از جدول ۱ مشخص است، گرافن خالص شده است و عاری از آلودگی است.

۲-طیفسنج رامان<sup>۲</sup>: بهترین روش جهت بررسی ساختار نوع هیبریداسیون کربنهای موجود، طیفسنجی رامان است. اگر گاز یا مایعی تحت تابش یک خط قوی با فرکانس اختیاری (به عنوان مثال، یکی از خطوط صادره از لامپ جیوه) قرار گیرد، نور پراکنده شده، عمدتاً دارای همان فرکانس است. اما یک یا چند خط ضعیف جابهجایی، ممکن است در طرف

<sup>1</sup> Energy Dispersive X-ray spectroscopy (EDX)

<sup>2</sup> Raman

<sup>3</sup> vs

<sup>4</sup> va



شکل ۲.آنالیز طیفسنج رامان برای گرافن

Fig. 2. Raman spectroscopy analysis for graphene

بر سانتیمتر (D باند)، پیک دوم حوالی ۱۶۰۰ بر سانتیمتر(G باند) و پیک سوم نیز حوالی ۱۷۰۰ بر سانتیمتر( ۲D باند) مشاهده شد. درنتیجه صحت نتایج آنالیز رامان تأیید شد.

یکی از اصلی ترین کاربردهای طیفسنجی رامان، تعیین ساختار شیمیایی ترکیبات است. کاربرد اصلی رامان در بحث نانو ساختارهای کربنی، تعیین کردن نسبت گروههای بینظم به گروههای مماسی است. هیبریداسیون کربن موجود در گرافن (دارای خلوص بالا) <sup>\*</sup>sp است و اضافه شدن گروههای عاملی به ساختار اصلی آنها، موجب تغییر هیبریداسیون کربن و تبدیل آن به <sup>\*</sup>sp می شود. گروههای بی نظم (D باندها) در گرافن دارای هیبریداسیون <sup>°</sup>sp و گروههای مماسی (G باندها) شامل هیبریداسیون <sup>°</sup>sp است. افزایش نسبت ID/IG، به معنای تغییر تعدادی از هیبریدهای sp<sup>\*</sup> به sp<sup>۳</sup> است که این پدیده، درنتیجه اضافه شدن گروههای عاملی به ساختار اصلی رخ میدهد. به بیان دیگر هنگامی که  $\pi$  الکترونهای موجود در ساختار گرافن تخریب می شوند، نقاط فعالی جهت واکنش با سایر مواد ایجاد می گردد و این نقاط به راحتی با گروههای عاملی وارد واکنش میشوند و این واکنش منجر به تغییر هیبریداسیون می گردد. نتایج طیفسنجی رامان جهت تعیین ساختار شیمیایی نانوصفحههای گرافن در شکل ۲ مشاهده می گردد. باتکلیو و همکاران [۲۰] برای نانوصفحههای گرافن مختلف (صفحات مختلف) به کمک آنالیز رامان سه پیک گزارش کردند. پیک اول حوالی ۱۴۰۰–۱۲۰۰

<sup>1</sup> Transmission Electron Microscopy (TEM)



شکل ۳. تصاویر میکروسکوپ الکترونی عبوری برای گرافن Fig. 3. Transmission Electron Microscope Images of graphen

دوربین، تصاویر از داخل نمونهها در بزرگنمایی بالا و توان تفکیک بالا ثبت میشود. در روش بررسی ساختار با میکروسکوپ الکترونی عبوری، مناسبترین نوع نمونه، نمونهای خیلی نازک است که الکترون قادر به عبور از آن باشد. در این راستا قدرت عبور الکترون از نمونه به ولتاژ شتابدهنده پرتوهای الکترونی و نیز چگالی و عدد اتمی نمونه بستگی دارد. به طورکلی آمادهسازی نمونههای میکروسکوپ الکترونی عبوری، مشتمل بر دو مرحله آمادهسازی اولیه و نازک کردن نهایی است. برای نازک کردن نمونههای میکروسکوپ الکترونی عبوری، از روشهای متفاوتی همچون بمباران یونی نمونه یا غوطهورسازی در یک محلول خورنده استفاده میشود. پس قطر چند میلی متر (۳ میلیمتر) ریخته شده و سپس درون میکروسکوپ قرار داده میشود. معمولاً میتوان در عکسهای مربوط به نانولولههای کربنی، نقضهای موجود بر روی سطح، کاهش یا افزایش قطر، کوتاه شدن طول و بریده شدن را بررسی کرد.

در شکل ۳، تصاویر بهدست آمده از میکروسکوپ الکترونی عبوری مرتبط با نانوصفحههای گرافن آمده است که دارای مقیاس ۲۰ نانومتر است و به راحتی سایز نانوصفحههای گرافن خام خالص، به دست می آید.

# ۲– ۲– دستگاه آزمایشگاهی

شکلهای ۴ و ۵ به ترتیب طرحواره دستگاه و بستر ساخته شده، جهت بررسی ضریب کلی انتقال حرارت و افت فشار گرافن-آب در رژیم جریان آرام (گستره اعداد رینولدز ۱۵۰۰–۵۰۰ ) نشان داده شده است. بستر شامل دو حلقه سرد و گرم است که هرکدام دارای مخزن نگهداری سیال، پمپ، بخش اندازه گیری فشار و دما (قبل و بعد از تبادل گر) و بخش مربوط به اندازه گیری دبی سیال است. جهت اندازه گیری افت فشار، مانومتر Uشکل نیز در بستر، نصب شده است. همچنین در قسمت منبع گرم، دو المنت گرمایی مجهز به ترموستات قرار دارد. برای این که دمای سیال سرد بعد از تبادل حرارتی در تبادل گر، به دمای ابتدایی برسد، در مسیر سیال سرد و قبل از منبع ذخیره سیال سرد، از یک سیستم سردساز استفاده شده است. برای حداقل رساندن اتلاف حرارت در مسیر سیال، از عایق الاستومری استفاده شده است. یک ترمومتر اضافه، جهت بررسی دمای برگشت سیال سرد شده در سیستم سردساز به تانک ذخیره نیز تعبیه شده است، تا زمانی که به دمای اولیه سیال برسد، شیر باز گردد و سیال از منبع سردسازی به منبع ذخیره منتقل گردد.



شكل ۴. طرحواره دستگاه آزمايش

# Fig. 4. Schematic of experimental setup



شکل ۵. بستر آزمایشگاهی مورد استفاده

# Fig. 5. Laboratory setup

در ابتدا بستر آزمایشگاهی با سیال آب-آب آزمایش می شود و سپس با می شود. سپس برای سایر غلظتهای نانوسیال آزمایش ها تکرار می شود. دمای هیتر ۶۰ درجه سانتی گراد می باشد. دبی نانوسیال نیز ۶-۳ لیتر بر دقیقه است. دمای ورود نانوسیال نیز دمای محیط (۲۴ درجه سانتی گراد) است.

نانوسیالهای تهیه شده آزمایشها ادامه مییابد. در ابتدا هیتر در دمای مشخص بوده و با تغییر دبی در یک درصد وزنی ثابت مانند ۰/۰۱ آزمایشها انجام

صفحهای برند ام۳	گرمایی	تبادلگر	هندسي	۲. مشخصههای	جدول
-----------------	--------	---------	-------	-------------	------

مقدار يارامتر •/۴۲۹ m طول صفحه (L) ۰/ ۱۲۵ m عرض صفحه (W) ۰/۳۵۷ m  $(L_p)$  فاصله پورت-پورت طولی •/•9 m فاصله پورت-پورت عرضی (٤٠٠) ۰/۰۳۱ m دهانه ورود و خروج سیال، ( $D_p$ )  $\cdot / \cdot \cdot \cdot \delta$  m ضخامت صفحهها، (1) •/••٣ m گام صفحه ۴۵° زاویه صفحه (مدل M)

Table 2. Geometric characteristics of M3 heat exchanger

۱-تبادل گر گرمایی صفحهای (مدل ام ۳، برند ثنا مبدل با زاویه شورون ۴۵ درجه)، ۲-قسمت سرمایش (منبع سرمایش ثانویه، توان ۱/۵ اسب بخار +، حاوی گاز R۴۰۴)، ۳-منبع ذخیره گرم (۱۲۵ لیتر، جنس استنلس استیل ۳۰۴، مجهز به المنت گرمایی)، ۴-منبع ذخیره سرد (۱۲۵ لیتر، جنس استنلس استیل ۳۰۴)، ۵-پمپ (برند نوید، مدل اس ۱۰۰)، ۶-المنتهای گرمایی (هیتر)، ۲-شیرهای تنظیم دبی ورود و خروج سیال، ۸-اختلاف فشارسنج جیوهای U شکل، ۹- دبیسنج، ۱۰-شمارنده دبی (کنتور) جهت بررسی دبی، ۱۱-مانومتر (برند پکنز، ۱۶۰- میلیبار، ۴ عدد)، ۱۲-ترمومتر (برند پکنز، ۱۲۰- درجه سانتی گراد، ۵ عدد)، ۱۳- دریچه برداشت نمونه و تخلیه سیال، ۱۴-چرخ، ۱۵-شیر اطمینان فشار.

جدول ۲ پارامترهای هندسی تبادل گر گرمایی صفحهای مورد استفاده را نشان میدهد. تبادل گر گرمایی صفحهای دارای جریان معکوس تک گذر و دارای فریم U شکل است (تمام ورود و خروجهای سیال روی فریم جلو است).

به کمک بستر آزمایشگاهی تهیه شده در ورود و خروج تبادل گر گرمایی، دما و فشار برای سیال سرد و گرم خوانده شد و دبی حجمی و افت فشار برای دو سیال یادداشت گردید. با توجه به دماهای تبادل شده دو سیال در ورود و خروج تبادل گر گرمایی، خواص ترموفیزیکی قابل محاسبه است. از روی دمای میانگین سیال، خواص ترموفیزیکی نظیر چگالی، ظرفیت گرمای ویژه، ضریب هدایت حرارتی و لزجت سیال به ترتیب به کمک تئوری اختلاط،

رابطه ژوان-روتزل، معادله ماکسول اصلاحی و رابطه بچلر برای نانوسیال و سیال گرم (آب دیونیزه) محاسبه میگردد [۱۳ و ۱۵ و ۲۱]. به کمک دبیهای ثبت شده و خواص ترموفیزیکی، سرعت جرمی در کانال، در دهانه ورود و خروج ، عدد رینولدز، عدد پرانتل به ترتیب از رابطه (۱) تا (۴)، محاسبه میشوند. برای تبدیل کسر حجمی و وزنی از رابطه (۵) و عدد ناسلت از رابطه (۶) استفاده شد. ضریب انتقال حرارت جابجایی از رابطه (۷) و ضریب کلی انتقال حرارت از رابطه (۸) محاسبه میشوند. با به دست آوردن ضریب اصطکاک، افت فشار برای کانال و ورودیها به ترتیب از رابطه (۹) تا (۱۱) بهدست میآید. افت فشار کل مجموع، دو افت فشار کانال و ورودی است و از رابطه (۲) محاسبه میگردد [۱۶ و ۲۲ و ۲۳ و.

$$G_c = \frac{m}{N_{cp} \times b \times L_w} \tag{1}$$

$$G_p = \frac{m}{\left(\frac{\pi D_p^2}{4}\right)} \tag{(Y)}$$

جدول ۳ به دست می آید . ثابت d نیز با توجه به این که برای گرمایش سیال یا سرمایش سیال استفاده می گردد به ترتیب ۰/۴ و ۰/۳ انتخاب می گردد [۲۲ و ۲۴]. در روابط بالا m نماد دبی جرمی،  $n_{cp}$  تعداد کانال به ازای هرگذر، d ضخامتواشر (b=p-t)، که به کمک جدول ۲ و معادل ۲۰۰۲۵ متر است)، p قطرپورت،  $d_{b}=D_{cp}$ ، که معادل  $\frac{7b}{\varphi}$  است که  $\varphi$ متر است)، q قطرپورت، d قطرهیدرولیکی (که معادل  $\frac{7b}{\varphi}$  است که  $\varphi$ ضریب بزرگ شدگی سطح ( ۱/۰۷۸) است)، ۲۵ کسرجرمی و  $\varphi$  کسرحجمی است. همچنین  $n_p$  بیانگر تعداد گذرها (تک گذر)، LMTD اختلاف دمای لگاریتمی (برای جریان ناهمسو) و  $L_{eff}$  طول مسیر بین دهانه ورودی و خروجی مبدل است (۲۵۷۰ متر). در تمام روابط  $\rho$  چگالی،  $p_{cp}$  ظرفیت گرمای ویژه، K ضریب هدایت حرارتی و  $\mu$  لزجت سیال می باشد.

به کمک رابطه (۱۳) راندمان حرارتی (اثربخشی)<sup>۱</sup> یا نسبت انتقال حرارت واقعی به ماکسیمم انتقال محاسبه می گردد [۲ و ۲۵]. در این رابطه برای بررسی C<sub>min</sub> از رابطه (۱۴) استفاده شده است:

$$\varepsilon = \frac{Q_{actual}}{Q_{max}} = \frac{Q_{ave}}{C_{min}(T_{h,i} - T_{nf,i})}$$
(17)

$$C_{\min} = \min\left[(m \times C_{P,nf}), (m \times C_{P,h})\right]$$
(15)

همچنین از آنجا که برای سیال گرم، دبی ثابت است و تنها دبی سیال سرد در حال تغییر است و با توجه به این که قطر لولهها و مسیر لوله یکسان است، میتوان از رابطه (۱۵) توان پمپ در حالتی که نانوسیال وجود دارد نسبت به حالتی که سیال پایه آب است (بدون نانوسیال) به دست آورد [۶].

$$\left(\frac{W_{nf}}{W_b}\right) = \left(\frac{\mu_{nf}}{\mu_b}\right) \left(\frac{\rho_b}{\rho_{nf}}\right)^2 \tag{10}$$

به کمک رابطه (۱۶) می توان کارایی یا عملکرد<sup>۲</sup> را محاسبه کرد. برای این که از لحاظ اقتصادی استفاده از نانوسیال، مقرون یه صرفه باشد، باید نسبت ضریب جابجایی انتقال حرارت به نسبت توان پمپاژ در دو حالت استفاده از نانوسیال و بدون نانوسیال بیشتر از یک باشد [۳].

1 Thermal effectiveness

2 Efficiency

$$\operatorname{Re} = \frac{G_C D_h}{\mu} \tag{(7)}$$

$$\mathbf{Pr} = \frac{C_P \mu}{k} \tag{(f)}$$

$$\varphi = \frac{w\rho_b}{(w\rho_b) + (1 - w)\rho_{np}} \tag{(a)}$$

$$N\boldsymbol{u} = C_n \operatorname{Re}^n \operatorname{Pr}^b \left(\frac{\mu_{bf}}{\mu_b}\right)^{0.14} \tag{$\boldsymbol{\mathcal{F}}$}$$

$$h = \frac{Nu}{k.D_h} \tag{Y}$$

$$U = \frac{Q}{A \times LMTD_h} = \left(\frac{1}{h_c} + \frac{1}{h_h} + \frac{t}{k_w} + R_f\right)^{-1} \tag{A}$$

$$f = \frac{\mathbf{K}_P}{\mathbf{R}\mathbf{e}^m} \tag{9}$$

$$\Delta P_c = 4f \left[ \left( \frac{L_{eff}}{D_h} N_p \right) \left( \frac{G_c^2}{2\rho_f} \right) \right] \left( \frac{\mu_b}{\mu_w} \right)^{-0.17}$$
(1.)

$$\Delta P_p = 1.4 N_p \frac{G_p^2}{2\rho} \tag{11}$$

$$\Delta P_t = \Delta P_c + \Delta P_p \tag{17}$$

در روابط بالا ثابتهای  ${\rm K_{p}}$ ، n ,  ${\rm C_{p}}$  عدد رینولدز از

جدول ۳. ثابتها برای محاسبه انتقال گرما و افت فشار یکفاز در تبادل گر گرمایی صفحهای گسکت دار [۲۲].

	افت فشار				انتقال گرما	
т	$K_P$	Re	п	$C_n$	Re	زاويه
						شورون
						(درجه),
١	۵۰	>1.	•/٣۴٩	•/Y\X	<1.	≤۳۰
۰/۵۸۹	۱٩/۴	11.	• /883	•/٣۴٨	>1.	
•/١٨٣	۲/٩٩	>1				
١	۴۷	<1.	•/٣۴٩	•/Y\X	١.	40
•/820	۱۸/۲۹	۳۰۰-۱۰	۰/۵۵۸	•/۴••	1 • • - 1 •	
۰/۲ <i>۰۶</i>	1/441	>٣	• /883	•/٣••	>1	
١	74	<۴۰	•/٣۶٢	•/۵۶۲	<۲۰	۶.
•/4av	٣/٢۴	44	۰/۵۲۹	۰/٣٠۶	4	
•/Y10	۰/۲۶	>4	۰ / ۷ • ۳	۰/۱۰ <b>۸</b>	>4	

Table 3. Constants in heat transfer and pressure drop of a single-phase gasket-plate heat exchanger

$$\% \frac{U_X}{x} = \left[ \left( \frac{U_{X1}}{x1} \right)^2 + \frac{U_{X2}}{x2} \right)^2 + \dots + \frac{U_{Xn}}{xn} \right]^2 \frac{1}{2}$$
 (\\\)

در رابطه (۱۷)، ثابت n تعداد اندازه گیری ها و  $\overline{x}$  مقدار میانگین آزمایش است. برای عدم قطعیت آزمایش ها، نیز از رابطه کلاین و مک کلانتاک است. برای عدم قطعیت آزمایش ها، نیز از رابطه کلاین و مک کلانتاک  $X_{n}$  استفاده شد (رابطه (۱۹)) که در آن  $W_{Xn}$  محدوده خطای اندازه گیری پارامتر  $X_{n}$  است [۲ و ۲۶]. نتایج حاکی از آن دارد که عدم قطعیت کارایی تبادل گر گرمایی نیز کمتر از ۱۰ درصد است.

$$W_{x} = \left(\left(\frac{\partial x}{\partial x_{1}}w_{x1}\right)^{2} + \left(\frac{\partial x}{\partial x_{2}}w_{x2}\right)^{2} + \dots + \left(\frac{\partial x}{\partial x_{n}}w_{xn}\right)^{2}\right)^{\frac{1}{2}}$$
 (19)

$$\eta = \left(\frac{W_{nf}}{W_b}\right) \left(\frac{h_{nf}}{h_b}\right) \qquad \eta = \frac{\left(\frac{h_{nf}}{h_b}\right)}{\left(\frac{W_{nf}}{W_b}\right)} \tag{15}$$

برای بررسی خطا، به این دلیل که در تکرار آزمایش، از مقدار میانگین استفاده می شود و انحراف از مقدار میانگین ممکن است گاهی مثبت، منفی و گاهی متوسط آن ها برابر صفر گردد، از اختلاف معیار استفاده می گردد. ولی متداول است که از انحراف معیار که مجذور اختلاف معیار است، طبق رابطه (۱۷) استفاده گردد. برای محاسبه خطای دستگاهی نیز از رابطه بکویت<sup>۱</sup> برطبق رابطه (۱۸) استفاده شد.

$$\sigma = \left(\frac{\sum (x - \bar{x})}{n}\right)^{\frac{1}{2}} \tag{1Y}$$

<sup>2</sup> Uncertainty

<sup>3</sup> Kline and McClontock

<sup>1</sup> Bechwith

# جدول ۴. عدم قطعیت وسیله و تکرار أزمایش

(٪)عدم قطعيت وسيله	(٪)عدم قطعيت تكرار	پارامترها
١/١٨	$\gamma \Delta \gamma$	دمای ورودی نانوسیال (C°)
۲/۰۷	1/87	دمای خروجی نانوسیال(C°)
۴/۱۶	۵/۸۹	دمای آب ورودی(C°)
۲/۰۲	۲/•۶	دمای آب خروجی(C°)
زمان= s ۲۳'	٣/٩٧	دبی نانوسیال(lit/s)
حجم سیال= ۱/۴۲ lit		
۲/۴۰	٣/۵۶	اختلاففشار سمت نانوسيال(kPa)

### Table 4. Device uncertainty and test repetition

## جدول ۵. عدم قطعیت مربوط به نتایج آزمایش

# Table 5. Uncertainty of test results

(٪)عدم قطعيت	نتايج
۴/۵۹	عدد ناسلت
۶/۷۸	ضريب جابجايي انتقال حرارت
۴/٩٨	ضريب اصطكاك

# ۳- نتایج و بحث

در مطالعه حاضر از نانوسیال حاوی نانو صفحات گرافن در غلظتهای ۱۹۹۰ - ۱۰/۱۰ درصد وزنی استفاده گردید. دبی سیال گرم ۵ لیتر بر دقیقه است. برای آزمایش بستر آزمایشگاهی، ابتدا برای سیالهای آب–آب آزمایشها انجام گردید و سپس برای نانوسیال–آب، آزمایشها انجام شد. با مقایسه نتایج به دست آمده از نمودار ناسلت برحسب رینولدز برای سیال آب با نتایج کاکاک و تایوار [۲۲ و ۲۵] و همچنین با مقایسه نتایج اختلاف فشارسنجها و مانومتر U شکل و نتایج روابط (۶) و (۷)، میتوان صحت آزمایشها را تأیید نمود که در شکل ۶ آمده است. برای کمتر شدن خطای شعاع بحرانی لوله) برای جلوگیری از اتلاف حرارت استفاده شد. تستهای هیدرولیک و اسیدشویی تبادل گر گرمایی نیز انجام گردید و تمام آزمایشها با ۴ مرتبه تکرار صورت پذیرفت تا خواص ترموفیزیکی با دقت بیشتر حاصل

گردد. همچنین برای صحت نتایج، مجموع مربعات خطا و نوار خطا<sup>،</sup>، روی نمودار شکل ۶ رسم گردید.

در شکل ۶ نتایج به دست آمده از منحنیهای ناسلت برحسب رینولدز برای سیال آب–آب رسم شده است. با مقایسه نتایج با معادله تجربی تایوار [۲۵] مشخص گردید که تفاوت موجود مربوط به زاویه شورون و فاصله بین صفحات است که کاکاک [۲۲] نیز دلیل مشابه برای این اختلاف از رابطه تئوری، برای زاویههای مختلف با توجه به محدوده رینولدز بیان نموده است. در این تحقیق زاویه شورون صفحات ۴۵ درجه و عدد رینولدز بیشتر از ۱۰۰ است، درنتیجه رابطه ناسلت و ضریب اصطکاک به کمک جدول ۲ و روابط (۶) و (۹) به دست میآیند. باتوجه به نتایج بهدست آمده، معادله پیشنهادی برای ناسلت به صورت  $(\frac{\mu_{nf}}{\mu_b})^{0.14}$  است.

<sup>1</sup> Error bar



شکل ۶. مقایسه نتایج به دست آمده برای تبادل گر گرمایی با زاویه شورون ۴۵ درجه با روابط تئوری برای سیال پایه آب [۲۵].



برای مشخص شدن اثر غلظت بر انتقال حرارت و افت فشار، از نانوسیال با درصدهای وزنی ۰/۰۱، ۵/۰۵۵، ۰/۱ و ۰/۱۴۵ استفاده گردید. شکل ۷ اثر دبی نانوسیال بر ضریب کلی انتقال حرارت نانوسیال در درصد وزنیهای بیانشده، بررسی شده است.

۰/۱۴۵ نتایج نشان دادند که افزایش درصد وزنی از ۲۰/۱۰ درصد وزنی به ۲۵/۱۰ درصد وزنی باعث بیشترشدن ضریب کلی انتقال حرارت می شود (در دبی ۲ لیتر بر دقیقه، بیشترشدن درصد وزنی باعث 1/۵/۱ ضریب کلی انتقال حرارت بیشتر گردد و برای دبی ۶ لیتر بر دقیقه این میزان به ۵/۵۳ 1/۵ 1/۵ سریب کلی انتقال است). همچنین مشاهده گردید در تمام دبیها نانوسیال نسبت به سیال پایه، ضریب کلی انتقال حرارت بیشتر است و با بیشترشدن دبی در یک غلظت نانوذره به سیال پایه که باعث بیشترشدن رسانایی سیال می شود نسبت داد. به عبارت دیگر بیشترشدن غلظت، باعث می شود که برخوردهای بین مولکولی شکل جابجایی بیشتر شود. شاید بتوان افزایش ضریب انتقال حرارت به شکل جابجایی را به افزایش 5 / 8 نسبت داد [۲۷]. اگر تغییر دما در لایه مرزی حرارتی، خطی فرض شود، درنتیجه رسانایی گرمایی با ضریب انتقال حرارت به

متناسب خواهد شد. درنتیجه در یک دبی مشخص (رینولدز مشخص)، بیشتر کردن کسر نانوذرهها به سیال پایه، باعث بهبود دو ضریب انتقال حرارت به شکل هدایت و جابجایی می شود، درنتیجه ضریب کلی انتقال حرارت بیشتر می شود. به طور کلی می توان افزایش ضریب انتقال حرارت را به چند عامل نسبت داد: ۱- بیشترشدن ضریب هدایت حرارتی، ۲- اضافه کردن نانوذرهها به سیال پایه، که باعث تولید کلاستر (خوشه) در سیال شده و بهتبع آن مقاومت حرارتي كمتر مي شود، درنتيجه ضريب انتقال حرارت بيشتر مي شود (گاهی خوشهای شدن، یک مسیر مناسب برای بیشترشدن سرعت انتقال بین سیال ایجاد می کند، البته، مقادیر بالای خوشه در سیال، باعث رسوب بیشتر می گردد که نامناسب است) ۳– برخورد تصادفی نانوذرهها به همدیگر و تفاوت سرعت نانوذرهها و سیال پایه نیز، به بیشترشدن انتقال حرارت کمک میکند، زیرا اگر ذرات به صورت موازی با جهت جریان حرکت کنند، باعث كم شدن انتقال حرارت مي شوند. البته ميزان اين بيشتر شدن انتقال حرارت، بسته به سایز و نوع ذره، نسبت سطح به حجم، نوع روش ساخت ذره، می تواند تغییر کند. امیری و همکاران [۴] و گودرزی و همکاران [۲۷] دلایل مشابه را بیان نمودند.



شکل ۷. اثر دبی سیال بر ضریب کلی انتقال حرارت در غلظتهای متفاوت

Fig. 7. Effect of flow rate on overall heat transfer coefficient at different concentrations

شکل ۸ اثر دبی سیال بر میزان افت فشار سیال بررسی شده است، زیرا ممکن است بیشترشدن غلظت باعث بهبود انتقال حرارت گردد ولی افت فشار در تبادل گر گرمایی را بسیار بالا ببرد که باعث افزایش هزینه گردد (رسوب گذاری بیشتر یا تغییر پمپ)، درنتیجه بررسی میزان افت فشار هم بسیار مهم است.

از نتایج مشخص است که استفاده از نانوسیال در غلظتهای بالاتر، باعث بیشترشدن افت فشار می گردد. البته این افزایش در دبیهای پایین، بسیار نزدیک به سیال پایه است (در درصد وزنی ۰۱/۱ و برای دبی ۲ لیتر بر دقیقه، میزان افت فشار برای نانوسیال و سیال پایه به ترتیب ۱۳۲۲/ و ۲/۱۳۱۲ کیلوپاسکال است). همچنین استفاده از نانوسیال در دبیهای بالاتر باعث بیشترشدن افت فشار نانوسیال می گردد، زیرا نانوذره بیشتری به سیال پایه اضافه شده است که افت فشار را بالا می برد. در تمام غلظتهای بیان شده، افت فشار بیشتر از سیال پایه است، البته در درصد وزنی ۰۱/۱ این اختلاف ناچیز است به عنوان نمونه در دبی ۲ لیتر بر دقیقه، این اختلاف مشاهده می شود (۲۰۱۳۱۲ کیلوپاسکال). بیشتر شدن غلظت با بالا رفتن نرخ جریان ورودی در دهانه همراه است. از طرفی در یک دبی ثابت، بیشتر شدن

غلظت به بیشترشدن ضریب اصطکاک میانجامد، درنتیجه افت فشار هم در لوله و هم در کانالهای جریان تبادل گر گرمایی بیشتر شده و این به معنای بیشترشدن افت فشار کل است. همچنین دلیل این زیادشدن افت فشار را میتوان به بیشترشدن لزجت نسبت داد. بیشترشدن غلظت، باعث بیشترشدن لزجت می گردد درنتیجه افت فشار نیز زیاد می شود. با بیشترشدن دبی نانوسیال (لزجت بیشتر شده)، برخوردهای بین مولکولی بیشتر می گردد که نتیجه آن بیشترشدن سرعت جرمی در کانال و دهانه ورودی و همچنین عدد رینولدز است که بهتبع آن افت فشار بیشتر می گردد (رابطههای (۱۰)). و (۱۱)).

با توجه به شکلهای ۷ و ۸ مشخص گردید که افزایش غلظت، همزمان باعث بیشترشدن ضریب کلی انتقال حرارت (اثر مثبت) و افت فشار می گردد (اثر منفی) درنتیجه برای یافتن شرایط مطلوب و بهینه، نمودارهای راندمان حرارتی نانوسیال و کارایی تبادل گر گرمایی بررسی گردید. از شکل ۹ مشخص است که افزایش غلظت باعث بهبود راندمان حرارتی نانوسیال می گردد (٪۵/۹۴ در دبی ثابت ۲ لیتر بر دقیقه)، که می توان علت آن را به بیشترشدن دبی جرمی سیال در یک دمای مشخص و کاهش مخرج رابطه (۱۳) نسبت داد. با بیشترشدن دبی در یک غلظت ثابت، این میزان



شکل ۸. اثر دبی سیال بر افت فشار سیال در غلظتهای متفاوت

Fig. 8. Effect of flow rate on pressure drop at different concentrations

به شدت کم می گردد. همچنین می توان به بالا رفتن برخوردهای بین مولکولی و رسوب گذاری بیشتر دلیل آن را نسبت داد. بعلاوه در تمام دبیها، راندمان حرارتی نانوسیال بیشتر از سیال پایه است و این میزان با بیشتر شدن درصد وزنی نانوسیال نیز تقویت می شود. در یک دمای ثابت (۶۰ درجه سانتی گراد) و دبی مشخص، افزایش غلظت نسبت به سیال پایه باعث کاهش گرمای ویژه سیال می گردد (در دبی ثابت ۲ لیتر بر دقیقه ، میزان گرمای ویژه نانوسیال برای درصد وزنی ۲۰/۱ و ۱۸/۵۰، به ترتیب ۴۱۳۹ و ۲۶۹۲ ژول بر کیلو گرم در کلوین است). بیشترین راندمان حرارتی (٪۸۹) مربوط به نانوسیال در درصد وزنی ۱۸۴۸ و دبی حداقل (۲ لیتر بر دقیقه) است.

شکل ۱۰ اثر دبی نانوسیال بر کارایی تبادل گر گرمایی، در غلظتهای متفاوت را نشان میدهد. دیده میشود، بیشترشدن غلظت، به بالاتر رفتن کارایی تبادل گر گرمایی میانجامد. همچنین با افزایش دبی نانوسیال این میزان کمتر میشود، البته بسته به درصد وزنی متفاوت نانوسیال این شیب رشد، متفاوت است (افزایش دبی از ۲ به ۶ لیتر بر دقیقه در درصد وزنی ۱۰/۰ باعث کمتر شدن ۱۴/ ۰ ٪ کارایی میگردد ولی این میزان در درصد وزنی ۱۴۵۰، ٪٬۸۴۴ است) که میتوان دلیل را از مقایسه نسبت نانوسیال به سیال

پایه و بیشترشدن اثر لزجت نسبت به ضریب هدایت حرارتی، در غلظتهای بالا عنوان نمود که به کمتر شدن کارایی میانجامد. بیشترین کارایی تبادل گر گرمایی زمانی است که دبی نانوسیال کمترین میزان و غلظت آن بیشینه باشد (در دبی ۲ لیتر بر دقیقه و درصد وزنی ۰/۱۴۵ کارایی بیشینه برابر با ۱/۲۴۴ است). همچنین مشاهده می گردد در تمام غلظتها با توجه به رابطه (۱۶)، این میزان بیشتر از یک است که نشان می دهد، استفاده از نانوسیال مناسب است و ازلحاظ اقتصادی توجیه پذیر است.

با بررسی شکلهای ۵ و ۶٬ مشخص گردید که بیشترشدن دبی و غلظت، باعث بیشترشدن همزمان ضریب کلی انتقال حرارت و افت فشار می شود (یک اثر مثبت و یک اثر منفی)، درنتیجه برای بررسی اثربخشی هریک در شرایط بهینه (بالا بردن راندمان حرارتی)، به کمک نرمافزارکوالایتک<sup>۲</sup>که از روش تاگوچی کمک می گیرد، استفاده گردید [۲۸ و ۲۹]. در طراحی تاگوچی به عوامل ثابت، فاکتورهای مؤثر بر میزان پاسخ و به تغییرات که می توان در فاکتورها اعمال کرد، سطوح گویند. بعد از انتخاب فاکتور و سطوح و شرایط مطلوب آزمایش (بسته به کاربرد از میان افزایش انتقال حرارت،کاهش افت

1 Qualitek-4



شکل ۹. اثر غلظت بر راندمان حرارتی نانوسیال در دبیهای متفاوت

## Fig. 9. Effect of concentration on thermal effectiveness of nanofluid in different flow rates



شکل ۱۰. اثر دبی نانوسیال بر کارایی در غلظتهای متفاوت



اغتشاش در آزمایش (N). در مرحله بعد میتوان با انتخاب آنووا<sup>۱</sup>، مجموع مربعات خطا، درجه آزادی<sup>۲</sup> (بتعداد سطح، منهای یک)، واریانس (تقسیم مجموع مربعات خطا بر درجه آزادی)، ضریب فیشر (واریانس هر فاکتور تقسیم بر واریانس خطا) و درصد سهم هر فاکتور (شرکتپذیری) را مشاهده کرد. ضریب فیشر بیان گر معنادار بودن اثر فاکتور ها است. هرچه درصد سهم بیشتر باشد، بیان گر تغییر راحت ر آن فاکتور در آن سطح موردنظر بر نتایج

1 ANOVA

2 DOF

فشار، افزایش راندمان نانوسیال و یا افزایش عملکرد مبدل)، طراحی آزمایش مشخص میکند، که کدام سطح از هر فاکتور، برای آزمایش ها مطلوب است. همچنین نرمافزار، نمودارهایی در اختیار قرار میدهد که از روی آن بهراحتی مجدداً اثر سطوح و فاکتورها بر نتیجه و اثربخشی هریک با توجه به شیب نمودارها، مشخص میگردد. در قسمت آنالیز نرمافزار، میتوان با انتخاب گزینه در نرمافزار S/N Analysis میزان پراکندگی پاسخها را بررسی کرد. منظور از سیگنال مؤلفه نشانه و مطلوب است (S) و منظور از نویز مؤلفه

### جدول ۶. فاکتور و سطوح انتخابی برای تحلیل تاگوچی

Table 6. Factors and levels in Taguchi analysis

	سطوح		فاكتورها	پارامترها
٣	٢	١		
۰/۱۴۵	٠/١	• / • 1	غلظت (wt.%)	A
۶	۴	٢	تغییر دبی (lpm)	В

است. درصد سهم خطا باید همیشه کمتر از ۲۰۰ باشد تا آنالیز مورد تائید باشد. در انتها طراحی آزمایش، یک شرایط آزمایش پیشنهاد می کند (سطوح و فاکتور مناسب) که شرایط مطلوب نتایج است و نیاز است که در آن حالت، تست تأییدیه گرفته شود. در این پژوهش، اثر درصد وزنی و دبی نانوسیال بهعنوان ۲ فاکتور طراحی آنالیز آماری روش تاگوچی، انتخاب گردید. برای هرکدام از فاکتورها، ۳ سطح تغییر انتخاب گردید (بهعنوان مثال برای فاکتور غلظت، سطوح ۱۰/۰۰ ۱/۰ و ۱/۱۴۵ انتخاب گردید). جدول ۶ فاکتورها و سطوح انتخابی را نشان میدهد.

در جدول ۶ پارامترهای A و B بیان کننده فاکتورهای مورد بررسی میباشند که به ترتیب غلظت و دبی نانوسیال است. شکل ۱۱ نتایج به دست آمده از نرمافزار است. کوالایتک نسبت سیگنال به نویز نتایج را بررسی می کند (نتایج مثبت به نتایج منفی). از روی نتایج می توان فهمید که چه فاکتوری و در چه سطحی نتیجه مطلوب تری را به دنبال دارد. به این دلیل که هدف اولیه بیشترشدن راندمان حرارتی نانوسیال است، در نرمافزار حالت شرایط بیشتر، مطلوب است<sup>۱</sup>، انتخاب گردید که نشان می دهد، هرچه راندمان حرارتی بیشتر باشد نتیجه مطلوب تر است. در شکل ۱۱ هرچه عدد ستونها (نسبت سیگنال به نویز) بیشتر باشد (با توجه به انتخاب شرایط بیشتر توسط ما)، نتیجه بهتر است. اعداد مربوط به ردیفها در شکل ۱۱، نشان دهنده ۳

شکل ۱۱ نشان میدهد برای رسیدن به راندمان حرارتی بالاتر نانوسیال، اثر درصد وزنی کمتر از اثر دبی نانوسیال است (از روی شیب نمودار). همچنین از شکل ۱۱–الف مشخص است که برای رسیدن به یک راندمان حرارتی

مطلوب، دبی نانوسیال باید کمتر شود درحالی که از شکل ۱۱–ب مشخص است که غلظت نانوسیال بهتر است که بیشتر گردد تا راندمان حرارتی بیشینه شود. همچنین مشخص است که شیب نمودار دبی نانوسیال بیشتر از غلظت است، یا به عبارت دیگر برای رسیدن به شرایط مطلوب، کم شدن دبی نانوسیال اثر بیشتری در نتایج راندمان حرارتی دارد. به عبارت ساده برای داشتن بالاترین راندمان حرارتی، دبی نانوسیال ۲ لیتر بر دقیقه و درصد وزنی نانوسیال ۱۹۵۸ باید باشد. این نتیجه نیز قبل تر در شکل ۱۱ مشاهده شد که تأییدی بر نتایج آزمایش است. برای پیدا کردن اثر هر فاکتور در شرایط بهینه، آنالیز سیگنال به نویز نیز انجام شد که نتایج در جدول ۷ آمده است.

از نتایج جدول مشخص میگردد که اثر تغییر دبی نانوسیال (اشتراکپذیری برابر با ٪۹۸/۵۶۶) بسیار بیشتر از تغییر درصد وزنی نانوسیال (٪۴۰۴۰۴) در راندمان حرارتی نانوسیال است. به این معنا که با تغییر دبی نانوسیال راحتتر میتوان به راندمان بالا و مطلوب رسید. این نتایج با بررسی ستون مربوط به اعداد درصد سهم و ضریب فیشر نیز مشاهده میگردد. در این آنالیز ۳ سطح در نظر گرفته شده است، درنتیجه درجه آزادی ۲ به دست آمده است. همچنین مشخص گردید که درصد خطا نیز کمتر از ۱۰ درصد است (٪۸۰۱۰) که با انجام تست تأییدیه، بار دیگر صحت نتایج را نشان میدهد. از جدول ۷ مشخص گردید که مطلوب ترین حالت در سطح سوم از فاکتور اول (۵۹/۱۰ درصد وزنی) و سطح اول از فاکتور دوم (۲ لیتر بر دقیقه) مشاهده خواهد شد (البته با مشخص کردن میزان درصد اشتراک هریک) که قبل تر نیز این شرایط مطلوب را در شکلهای ۷و ۸ مشاهده شده بود که بار دیگر دقت آزمایشها را نشان میدهد.

<sup>1</sup> Bigger the better



شکل ۱۱. نتیجه به دست آمده از تحلیل تاکوچی نرمافزار کوالایتک ; الف اثر دبی نانوسیال، ب - اثر درصد وزنی نانوسیال Fig. 11. Taguchi analysis of Qualitek-4 for nanofluid effects on a-flow rate, b-weight percentage

جدول ۷. نتایج به دست آمده از نرمافزار ۴-Qualitek

# Table 7. Results from Qualitek-4 software

رديف	درصد	درصد	ضريب فيشر	واريانس	مجموع	درجه	فاكتور	ستون
	سهم هر	مهس	(F)	(V)	مربعات	آزادی		
	فاكتور	(5'')			فاكتور	(f)		
	(/.)				( <i>S</i> )			
٣	1/418	•/۴•۴	874/149	•/7•7	٠/۴٠۵	٢	درصد وزنى نانوسيال	١
١	۹۸/۵۶۶	۲۸/۱۵	22692/162	14/040	۲۸/۱۵۱	٢	دبی حجمی نانوسیال	٢
	•/• ١٨			•	•/••٢		خطا/دیگر	٣
	۱۰۰٪.				۲۸/۵۵۹		مجموع	۴

# ۴- نتیجه گیری

در کار حاضر، نانوصفحههای گرافن در سیال پایه آب در غلظتهای ۰/۱۴۵ میل درصد وزنی به کمک فعال کننده سطحی سدیم دودسیل سولفات یایدار گردید. نسبت فعال کننده سطحی بهینه به نانوذرهها ۱–۱ است. جهت بررسی ضریب انتقال حرارت و افت فشار نانوسیال، سیال گرم (آب دیونیزه) در دمای ثابت ۶۰ درجه سانتی گراد و دبی ثابت (۵ لیتر بر دقیقه)، در تماس با نانوسیال در دبیهای ۶-۲ لیتر بر دقیقه و در دو طرف تبادل گر حرارتی صفحهای واشردار، قرار گرفت. نتایج آزمایشگاهی نشان داد که استفاده از نانوسیال نسبت به سیال پایه آب (دبی ثابت ۲ لیتر بر دقیقه) باعث بیشترشدن همزمان ضریب کلی انتقال حرارت (۹/۱۷٪، نتیجه مطلوب) و افت فشار (۱۳/۱٪، نتیجه نامطلوب) می گردد. درنتیجه نمودارهای راندمان حرارتی و کارایی تبادل گر گرمایی نیز مورد ارزیابی قرار گرفت و مشخص, شد که استفاده از نانوسیال به خصوص در غلظتهای بالا باعث بالا رفتن هر دو عامل راندمان حرارتی (در دبی حجمی ۲ لیتر بر دقیقه این میزان ۸/۹۵٪ و در دبی حجمی ۶ لیتر بر دقیقه این میزان به ۸/۹۵٪ و کارایی تبادل گر گرمایی می گردد (٪۳/۸۴ در دبی حداقل نانوسیال در ۲ ليتر بر دقيقه). كه هر دو اثر مثبت به شمار مى آيند. همچنين به كمك روش تاگوچی شرایط مطلوب ارزیابی شد و مشخص شد که اثر دبی نانوسیال (کم شدن)، از اثر غلظت نانوسیال برای رسیدن به شرایط مطلوب مؤثرتر است. در شرايط مطلوب (دبی حجمی ۲ ليتر بر دقيقه و درصد وزنی ۱۴۵/۰) ضريب کلی انتقال حرارت ۱۲۶۲ وات بر مجذور متر در کلوین، افت فشار ۱۴۸/۰ کیلویاسکال، راندمان حرارتی ۸۹٪ و کارایی تبادل گر گرمایی ۱/۲۴۴ به دست آمد.

# ۵- فهرست علائم

### علائم انگلیسی

ظرفیت گرمای ویژه، kJ/ kg.K	$C_p$
قطر هيدروليکی، m	$D_h$
قطر دهانه و پورت ورودی لوله، m	$D_p$
سرعت سیال در کانالهای صفحهها، m/s	$G_{c}$
نانو صفحات گرافن	GNP
سرعت در پورت لوله، m/s	$G_p$
ضریب انتقال حرارت جابجایی، W/m <sup>۲</sup> .K	h

ضریب انتقال حرارت به شکل هدایت، W/m.K	k
فاصله مرکز تا مرکز طولی، m	$L_p$
فاصله مرکز تا مرکز عرضی، m	$L_w$
تعداد پاسها یا گذرهای صفحههای تبادلگر گرمایی	$N_p$
تعداد کانال به ازای هر گذر	$N_{cp}$
عدد ناسلت	Nu
تبادلگر گرمایی صفحهای (واشردار)	PHE
عدد پرانتل	Pr
عدد رينولدز	Re
نانولوله كربنى چند جداره	MWCNT
غلظت جرمى	W
قدرت پمپ	W
	علائم يوناني
	•
غلظت حجمى	φ
غلظت حجمی چگالی، <sup>۴</sup> kg/m	$\varphi$ $\rho$
غلظت حجمی چگالی، <sup>k</sup> g/m ُ لزجت، cP	φ ρ μ
غلظت حجمی چگالی، <sup>۴</sup> kg/m لزجت، cP	φ ρ μ
غلظت حجمی چگالی، <sup>۲</sup> kg/m لزجت، cP سال ماه (آ ر)	φ ρ μ زیرنویس
غلظت حجمی چگالی، <sup>۳</sup> kg/m لزجت، cP سیال پایه (آب)	φ ρ μ زیرنویس b c
غلظت حجمی چگالی، 'kg/m لزجت، cP سیال پایه (آب) سیال سرد شارط باک و تعین	φ ρ μ زیرنویس b c
غلظت حجمی چگالی، <sup>۳</sup> kg/m <sup>۳</sup> لزجت، cP سیال پایه (آب) سیال سرد شرایط پاک و تمیز شارط کشف و بست بگفته (با فواینگ)	φ ρ μ زیرنویس b c cl f
غلظت حجمی چگالی، "kg/m لزجت، cP سیال پایه (آب) سیال سرد شرایط پاک و تمیز شرایط کثیف و رسوب گرفته (یا فولینگ)	φ ρ μ زیرنویس b c cl f h
غلظت حجمی چگالی، <sup>۳</sup> kg/m <sup>۳</sup> لزجت، cP سیال پایه (آب) شرایط پاک و تمیز شرایط کثیف و رسوب گرفته (یا فولینگ) سیال گرم	φ ρ μ j c cl f h i
غلظت حجمی چگالی، "kg/m لزجت، cP سیال پایه (آب) شرایط پاک و تمیز شرایط کثیف و رسوب گرفته (یا فولینگ) سیال گرم ورودی لوله	φ ρ μ j b c cl f h i nf
غلظت حجمی چگالی، "kg/m لزجت، CP سیال پایه (آب) شرایط پاک و تمیز شرایط کثیف و رسوب گرفته (یا فولینگ) سیال گرم نانوسیال	$\varphi$ $\rho$ $\mu$ c cl f h i nf np
غلظت حجمی چگالی، "kg/m لزجت، cP سیال پایه (آب) شرایط پاک و تمیز شرایط کثیف و رسوب گرفته (یا فولینگ) سیال گرم ورودی لوله نانوسیال	$\varphi$ $\rho$ $\mu$ c cl f h i nf np o
غلظت حجمی چگالی، "kg/m لزجت، CP سیال پایه (آب) شرایط پاک و تمیز شرایط کثیف و رسوب گرفته (یا فولینگ) میال گرم ورودی لوله نانوره با آن	$\varphi$ $\rho$ $\mu$ j j j j j j j j

# منابع

- [1] A. Naddaf, S.Z. Heris, Experimental study on thermal conductivity and electrical conductivity of diesel oilbased nanofluids of graphene nanoplatelets and carbon nanotubes, International Communications in Heat and Mass Transfer, 95 (2018) 116-122.
- [2] K.M. Shirvan, M. Mamourian, J.A. Esfahani, Experimental study on thermal analysis of a novel shell and tube heat exchanger with corrugated tubes, Journal of Thermal Analysis and Calorimetry, 138(2) (2019) 1583-1606.

fitting, Journal of Thermal Analysis and Calorimetry, 143(6) (2021) 4149-4167.

- [11] M. Tabandeh-Khorshid, A. Kumar, E. Omrani, C. Kim, P. Rohatgi, Synthesis, characterization, and properties of graphene reinforced metal-matrix nanocomposites, Composites Part B: Engineering, 183 (2020) 107664.
- [12] J. M, J.R. Bose, j. Livingston, Experimental Study of Thermophysical Properties of Graphene Water Nanofluid BELOW Boilling Temperature, International Journal of Mechanical Engineering and Technology, 9(10) (2018) 1423-1433.
- [13] R. Sadri, K. Zangeneh Kamali, M. Hosseini, N. Zubir, S. Kazi, G. Ahmadi, M. Dahari, N.M. Huang, A. Golsheikh, Experimental study on thermo-physical and rheological properties of stable and green reduced graphene oxide nanofluids: Hydrothermal assisted technique, Journal of dispersion science and technology, 38(9) (2017) 1302-1310.
- [14] H.W. Xian, N.A.C. Sidik, R. Saidur, Impact of different surfactants and ultrasonication time on the stability and thermophysical properties of hybrid nanofluids, International Communications in Heat and Mass Transfer, 110 (2020) 104389.
- [15] R. Agromayor, D. Cabaleiro, A.A. Pardinas, J.P. Vallejo, J. Fernandez-Seara, L. Lugo, Heat transfer performance of functionalized graphene nanoplatelet aqueous nanofluids, Materials, 9(6) (2016) 455.
- [16] M.A. Jamil, Z.U. Din, T.S. Goraya, H. Yaqoob, S.M. Zubair, Thermal-hydraulic characteristics of gasketed plate heat exchangers as a preheater for thermal desalination systems, Energy Conversion and Management, 205 (2020) 112425.
- [17] M.S. Islam, S.C. Saha, Heat transfer enhancement investigation in a novel flat plate heat exchanger, International Journal of Thermal Sciences, 161 (2021) 106763.
- [18] N. Bozorgan, M. Shafahi, Analysis of gasketed-plate heat exchanger performance using nanofluid, Journal of Heat and Mass Transfer Research, 4(1) (2017) 65-72.
- [19] M. Shanbedi, S.Z. Heris, A. Maskooki, Experimental

- [3] A. Amiri, R. Sadri, M. Shanbedi, G. Ahmadi, S. Kazi, B. Chew, M.N.M. Zubir, Synthesis of ethylene glycoltreated graphene nanoplatelets with one-pot, microwaveassisted functionalization for use as a high performance engine coolant, Energy conversion and management, 101 (2015) 767-777.
- [4] A. Amiri, M. Shanbedi, M.J. AliAkbarzade, The specific heat capacity, effective thermal conductivity, density, and viscosity of coolants containing carboxylic acid functionalized multi-walled carbon nanotubes, Journal of Dispersion Science and Technology, 37(7) (2016) 949-955.
- [5] A. Amiri, M. Shanbedi, H. Dashti, Thermophysical and rheological properties of water-based graphene quantum dots nanofluids, Journal of the Taiwan Institute of Chemical Engineers, 76 (2017) 132-140.
- [6] M. Shanbedi, A. Amiri, S.Z. Heris, H. Eshghi, H. Yarmand, Effect of magnetic field on thermo-physical and hydrodynamic properties of different metalsdecorated multi-walled carbon nanotubes-based water coolants in a closed conduit, Journal of Thermal Analysis and Calorimetry, 131(2) (2018) 1089-1106.
- [7] M. Xing, J. Yu, R. Wang, Experimental study on the thermal conductivity enhancement of water based nanofluids using different types of carbon nanotubes, International Journal of Heat and Mass Transfer, 88 (2015) 609-616.
- [8] M. Moradi, A. Abouchenari, M. Pudine, F. Sharifianjazi, The effect of polymeric surfactant content on the mechanical properties of Al/GNP nanocomposites, Materials Chemistry and Physics, 257 (2021) 123831.
- [9] P.K. Das, A review based on the effect and mechanism of thermal conductivity of normal nanofluids and hybrid nanofluids, Journal of Molecular Liquids, 240 (2017) 420-446.
- [10] S. Giwa, M. Sharifpur, M. Goodarzi, H. Alsulami, J. Meyer, Influence of base fluid, temperature, and concentration on the thermophysical properties of hybrid nanofluids of alumina–ferrofluid: experimental data, modeling through enhanced ANN, ANFIS, and curve

- [25] A.K. Tiwari, P. Ghosh, J. Sarkar, Particle concentration levels of various nanofluids in plate heat exchanger for best performance, International Journal of Heat and Mass Transfer, 89 (2015) 1110-1118.
- [26] J.P. Holman, Experimental methods for engineers, 2001.
- [27] M. Goodarzi, A. Amiri, M.S. Goodarzi, M.R. Safaei, A. Karimipour, E.M. Languri, M. Dahari, Investigation of heat transfer and pressure drop of a counter flow corrugated plate heat exchanger using MWCNT based nanofluids, International communications in heat and mass transfer, 66 (2015) 172-179.
- [28] O. Ramezani Azghandi, M.J. Maghrebi, A.R. Teymourtash, Modification of Glucose biosensor using Pt/MWCNTs electrode and optimization by application of taguchi method, International Journal of Nano Dimension, 7(3) (2016) 231-239.
- [29] O. Ramezani Azghandi, M.J. Maghrebi, A.R. Teymourtash, Investigation and optimization of heat transfer coefficient of MWCNTs-Water nanofluids in a plate heat exchanger, International Journal of Nano Dimension, 12(2) (2021) 104-112.

investigation of stability and thermophysical properties of carbon nanotubes suspension in the presence of different surfactants, Journal of Thermal Analysis and Calorimetry, 120(2) (2015) 1193-1201.

- [20] T. Batakliev, I. Petrova-Doycheva, V. Angelov, V. Georgiev, E. Ivanov, R. Kotsilkova, M. Casa, C. Cirillo, R. Adami, M. Sarno, Effects of graphene nanoplatelets and multiwall carbon nanotubes on the structure and mechanical properties of poly (lactic acid) composites: a comparative study, Applied Sciences, 9(3) (2019) 469.
- [21] H. Allahyar, F. Hormozi, B. ZareNezhad, Experimental investigation on the thermal performance of a coiled heat exchanger using a new hybrid nanofluid, Experimental Thermal and Fluid Science, 76 (2016) 324-329.
- [22] S. Kakaç, H. Liu, A. Pramuanjaroenkij, Heat Exchangers: Selection, Rating, and Thermal Design, (2020).
- [23] V. Kumar, A.K. Tiwari, S.K. Ghosh, Effect of variable spacing on performance of plate heat exchanger using nanofluids, Energy, 114 (2016) 1107-1119.
- [24] D. Huang, Z. Wu, B. Sunden, Effects of hybrid nanofluid mixture in plate heat exchangers, Experimental Thermal and Fluid Science, 72 (2016) 190-196.

چگونه به این مقاله ارجاع دهیم O. Ramezani Azghandi, M. J. Maghrebi , A. R. Teymourtash, Experimental Investigation of Flow Rate and Concentration Effects of Graphene-Water Nanofluid and Finding the Optimal Conditions Using Taguchi Method, Amirkabir J. Mech Eng., 54(3) (2022) 629-648.



DOI: 10.22060/mej.2021.20298.7209