# مطالعه عددی تشکیل قطره در میکروکانال ۲-شکل با زوایای اتصال مختلف

كيوان فلاح \* استاديار، دانشكده فنى مهندسى، گروه مكانيك، واحد سارى، دانشگاه آزاد اسلامى، سارى، ايران، keyvan.fallah@iausari.ac.ir

#### چکیدہ

حرکت قطرات در میکروکانالها کاربردهای زیادی، از جمله کپسوله نمودن دارو، آنالیز DNA و حمل دارو دارد. در این مقاله، فرآیند تشکیل قطرات در میکروکانال Y-شکل، بصورت عددی، شبیه سازی میشود. به این منظور، از نرمافزار Ansys Fluent استفاده میشود. کار عددی حاضر با نتایج آزمایشگاهی محققان پیشین اعتبارسنجی شده است. مقایسه بین نتایج نشان میدهد که شبیهسازی حاضر انحرافی کمتر از ۱۰ درصد با مطالعات آزمایشگاهی محققان پیشین دارد. تاثیر تغییر نسبت جریان (۲۵/2) کاری اروی الگوی جریان، اندازه قطره، فاصله بین قطرات و زمان شکست برای چهار زاویه بین ورودی-میکروکانال (۴۵ ۹۰ ۱۳۵۰ و ۱۸۰ درجه) با جزئیات انجام شده است. سه نوع رژیم جریان: فشاری، چکیدن و موازی ملاحظه شد. نتایج نشان می دهند زاویه بین ورودیهای میکروکانال (۳۵ ماه درجه) با جزئیات انجام شده است. سه نوع رژیم جریان: فشاری، چکیدن و موازی ملاحظه شد. نتایج نشان می دهند زاویه بین ورودیهای میکروکانال (۳۵ ماه درجه) با جزئیات انجام شده است. سه نوع رژیم جریان: فشاری، چکیدن و موازی ملاحظه شد بین ورودیهای میکروکانال (۳۵ ماه، درجه) با جزئیات انجام شده است. سه نوع رژیم جریان: فشاری، چکیدن و موازی ملاحظه دار نتایج نشان می دهند زاویه بین ورودیهای میکروکانال (۳۵ ماه، ۱۳۵ درجه) با جزئیات انجام شده است. سه نوع رژیم جریان: فشاری، چکیدن و موازی ملاحظه شد. نتایج نشان می دهند زاویه ۲۰/۲ به ۲۵/۲، اندازه و زمان بیعد قطرات به ترتیب ۳۸/۳ و ۳/۳۳ برابر کاهش می اید. هرچند این پارامتر اثر معکوس روی فواصل مابین قطرات دارد بطوریکه که منجر به افزایش ۳/۴ برابری فواصل مابین قطرات تشکیل شده میشود.

**واژههای کلیدی:** میکروفلوئیدیک، جریان دوفازی، میکروکانال Y-شکل، روش حجم سیال.

# Numerical Study of Drop Formation in Y-Junction Microchannel with Different Junction Angles

K. Fallah

Department of mechanical engineering, Sari Branch, Islamic Azad University, Sari, Iran.

## Abstract

Motion of drops in microchannels is encountered in a wide range of applications, such as encapsulation, DNA analysis, and drug delivery. In this study, formation of drops in a Y-junction microchannel is numerically investigated. To this approach, the Ansys Fluent software is used. To verify the simulation, results are compared to the previous experimental data. The comparison depicts that the current simulation has a deviation of less than 10% with previous experimental results. Effect of change in the flow rate ratio  $(0.6 \le Q \le 25.2)$  on the flow pattern, size of drops, the distance between them, and the breakup time are studied for the four junction angles of the microchannel (45, 90, 135 and 180°) in details. Three flow regimes are observed: parallel, squeezing and dripping flow. Results reveal that the junction angle of 135° is the optimum angle for the formation of the smallest drops in the microchannel. It is also observed that, at the optimum angle, increasing the flow rate ratio from 0.6 to 25.2 decreases the size and time of drop formation by factors of 3.83 and 3.33, respectively. However, it has an adverse effect on the distance between the drops which results in 4.33 time larger distance between formed drops.

Keywords: Microfluidics; Y-junction microchannel; Two-phase flow; Volume of fluid method.

### ۱– مقدمه

در فرآیند شکست قطره در میکروکانالها، تشکیل مدام قطرههای کوچک و با فاصله یکسان نسبت به یکدیگر و سرعت حرکت قطرات تولید شده اهمیت زیادی دارند. به این ترتیب، فرآیند تشکیل قطره و تحت کنترل در آوردن آن، و توجه به ویژگیهای قطره از جمله طول قطره و بررسی پارامترهای تاثیرگذار بر آنها را دوچندان میکند.

در سالهای اخیر، مطالعات عددی و آزمایشگاهی گوناگونی بر روی الگوی جریان و مکانیزم شکست قطره در میکروکانال برای دو سیال مخلوط نشدنی انجام شده است [۴-۱۶]. در تشکیل قطره در میکروکانال، خواص سیال، هندسه میکروکانال و دبی جریان ورودی دوسیال مخلوط نشدنی به عنوان عوامل تعیینکننده شناخته میشوند. هندسههای مختلفی برای تشکیل قطره در میکروکانالها موجود است. این هندسهها عبارتند از: میکروکانالهای T-شکل، جریان داخل دو کانال هممحور<sup>۲</sup> و جریان هندسه متقاطع<sup>7</sup>. در این میان، کاربرد جریانهای چندفازی از پرکاربردترین موضوعات مورد بررسی در پژوهشهای دانشگاهی و پروژههای صنعتی میباشند. یکی از چالش-های مهم در بررسی دینامیک سیالات در مقیاس میکرو، بررسی فرآیند تشکیل قطره در ابزارهای میکروفلوئیدیک میباشد. میکروفلوئیدیک دانش به کارگیری و کنترل مقادیر بسیار کم سیال در حجم پیکولیتر تا میکرولیتر بر پایه تنظیم جریان لایهای سیال در ریز کانالهای میکرونی است. این ابزارها، کاربردهای فراوانی در اکثر علوم تجربی و مهندسی کاربرد دارد. مثالهای آن شامل تحقیقات زیستشناسی سلولی و میکرونی، آزمایشگاه روی تراشه، در صنایع غذایی و آرایشی، میکرو رآکتورها، آنالیز DNA. مهندسی بافت، ارگان روی تراشه، دستگاه دارورسانی، آزمایش باروری و کمک و سنتز پروتئینها و مواد شیمیایی است [۳–۱].

<sup>&</sup>lt;sup>2</sup> Co-Flowing

<sup>&</sup>lt;sup>3</sup> Cross-Junction

<sup>&</sup>lt;sup>1</sup> Drug Delivery

<sup>&</sup>lt;sup>®</sup> نویسنده مکاتبه کننده، آدرس پست الکترونیکی: keyvan.fallah@iausari.ac.ir تاریخ دریافت: ۹/۰۹ /۸۰ تاریخ پذیرش: ۹۹/۰۲/۲۳

میکروکانالهای T-شکل بدلیل سادگی ساخت آن و ارزانتر بودن بوفور دیده می شود. جولین و همکاران [۶] شکست قطرات در میکرو اتصال T-شکل را به صورت آزمایشگاهی بررسی کردند. آنها برای اولین بار مشاهده کردند که اگر طول اولیهی قطره از یک مقدار خاص (به نام طول بحرانی قطره) بیش تر باشد، قطره حتما (در هر عدد مویینگی) شکسته خواهد شد. لشانسکی و پیسمن [۷] شکست قطرات در اتصال T-شکل را به صورت عددی و تحلیلی بررسی نمودند. آنها یک تئوری تحلیلی بر مبنای معادلات فیلم نازک برای سیال اصلی که در فضای بین قطره ودیواره ی بالایی قرار داد انجام داده وروابطی برای کم ترین ضخامت فیلم نازک وطول قطره در لحظه ای که در کانال پخش شده است به دست آوردند. افخمی و همکاران [۸] اتصال T-شکل متقارن را به صورت عددی بررسی نمودند. در این پژوهش صحت حل عددی با مقایسه ی نتایج با نتایج پژوهش هایی از قبیل لشانسکی و پیسمن [۷] اثبات شد. در پژوهش آن ها تاثیر عدد مویینگی ونسبت لزجت بررسی شده و با ارائه ی توزیع فشار در شرایط مختلف شکست قطره، نشان دادند نظریه تحلیلی لشانسکی و پیسمن درست است. وو و همکاران [۹] با استفاده از روش شبکه بولتزمن به شبیه سازی جریان چند فازی مخلوط نشدنی در میکروکانالهای متقاطع پرداختند. آنها بامدل BGK با معرفی نمودن نیروی کشش سطحی بر اساس روش نیروی سطحی پیوسته بهبود بخشیدند و نتایج حاصل از شبیه سازی خود را بر روی تشکیل قطره در میکروکانالهای متقاطع با نتایج آزمایشگاهی مقایسه نمودند که تطابق خوبی با نتایج آزمایشگاهی نشان دادند.

اویشی و همکاران [۱۰] مکانیزم تولید حباب را در اتصال T-شکل با استفاده از دستگاه سرعت سنج تصویر ذرات میکرو بررسی کرده اند و دریافتند، نسبت سرعت تاثیر به سزایی روی تشکیل حباب دارد. یانگ-یومین و همکاران [۱۱] به شبیه سازی دو سیال مخلوط نشدنی در اتصال T-شکل با استفاده از روش شبکه بولتزمن پرداختند و پنچ الگوی جریان متفاوت را پیش بینی نمودند. ژائو و همکاران [۱۲] بصورت آزمایشگاهی اثرات فشار بر روی ویژگیهای هیدرودینامیکی فازهای مایع و گاز در میکروکانال T-شکل را مورد بررسی قرار دادند. آنها نیتروژن و آب زدوده از یون را به عنوان سیال مورد تست گیری خود انتخاب نمودند. آنها هفت نوع الگوی جریان را برای اتصال T شکل مشاهده نمودند و بر روی ویژگیهای هر الگو و مکانیزم تشکیل قطرات به تفصیل بحث نمودند. یاماموتو و اوگاتا [۱۳] بصورت آزمایشگاهی افت فشار جریان Slug دوفازی آب و هوا در میکروکانال-های دایروی T شکل و تاثیر تغییر اندازه ابعاد کانال بر روی افت فشار با جزئیات بحث و بررسی نمودند. شی وتانگ [۱۴] با استفاده از روش شبکه بولتزمن تشکیل قطره غیرنیوتی به عنوان فاز گسسته در یک فاز پیوسته را در میکروکانالهای تی-شکل و متقاطع شبیهسازی نمودند. آنها نشان دادند که روش شبکه بولتزمن، یک روش مناسب برا شبیه-سازی سیالات غیرنیوتنی در میکروکانالها میباشد. فلاح و همکاران [۱۵] بصورت عددی و دوبعدی اثر تغییرات پارامترهای گوناگون از جمله عدد مویینگی، نسبت دبی،نسبت پهنای دو فاز و زاویه تماس بین قطره و سطح جامد روی پهنای قطره و فاصله مابین قطرات با جزئیات برای میکروکانال T-شکل معمولی و اصلاحشده را مطالعه نمودند. آنها پی بردند که با انجام اصلاحی ساده روی یک میکروکانال T-شکل معمولی می توان قطرات با اندازههای کوچکتر و با فواصل کمتری تولید

میکند. از طرفی، این تحقیق مشخص میکند که جریانهای چندفازی در تجهیزات میکروکانال حتی به تغییرات کوچک در هندسه کانال به شدت حساس میباشند. فلاح و همکاران [۱۶] در ادامه تشکیل قطره در میکروکانال متقاطع را با استفاده از شبکه بولتزمن شبیهسازی نمودند. قادری و همکاران [۱۷] با ترکیب روش شبکه بولتزمن و دینامیک سیالات محاسباتی به بررسی اثر بکارگیری میدان مغناطیسی در میکروکانالهای هم مرکز پرداختند. نتایج آنها نشان داد که اعمال میدان مغناطیسی میتوان به قطرات ریزتر و به تعداد بیشتر تولید نمود. همچنین نشان دادند که به راحتی و بصورت غیرتماسی میتوان انداه قطرات را کنترل نمود.

با توجه به بررسیهای انجام شده، تا کنون به بررسی اثر تغییر زاویه ورودی میکروکانال بر روی پارامترهای جریان، مورد ارزیابی قرار نگرفته است. به این منظور، در این مقاله از مدل حجم سیال برای شبیه سازی حرکت قطره در میکروکانال Y-شکل مورد استفاده قرار گرفته است. اثر نسبت جریان و تغییر زاویه بین ورودی میکروکانال بر روی الگوی جریان، اندازه قطره، فاصله بین قطرات، زمان شکست و الگوی تغییرات فشار در هر رژیم جریان با جزئیات مورد ارزیابی قرار گرفته است.

### ۲- هندسه مورد بررسی

در شکل ۱ نمایی طرحوارهای از میکروکانال دو بعدی Y-شکل نشان داده شده است. هندسه دارای دو ورودی به پهنای  $w_{in}$  و یک خروجی به پهنای  $w_{out}$  میباشد. که در آن نفت<sup>۱</sup> به عنوان فاز گسسته با سرعت  $u_c$  از سمت بالا و آب به عنوان فاز پیوسته با سرعت  $u_c$  از سمت چپ به داخل میکروکانال تزریق میشود. در ورودی شرط مرزی سرعت ثابت، در خروجی شرط مرزی خروجی و شرط مرزی عدم لغزش برای جدارههای میکروکانال در نظر گرفته شده است.



شکل ۱- نمایی طرحوارهای از میکروکانال دوبعدی ۲-شکل.

خصوصیات فیزیکی فاز پیوسته و فاز گسسته در جدول ۱ و ابعاد هندسی میکروکانال به ترتیب در جدول ۲ بیان شده است.

اعداد بی بعد حاکم در مسئله حاضر عبارتند از: نسبت چگالی اعداد بی بعد حاکم در مسئله حاضر عبارتند از: نسبت چگالی  $(P = \rho_d / \rho_c)$ ، نسبت لزجت  $(P = \mu_d / \mu_c)$ ، نسبت پهنا  $(W = w_{in} / w_{out})$ ، نسبت جریان  $(Q = Q_w / Q_k)$ ، زاویه تماس  $(\theta)$ ، زاویه بین شاخههای خروجی میکروکانال  $(\emptyset)$  و عدد وبر کریزون  $(\frac{P \times u_{ind}^2 \times \rho_d}{\sigma})$  میباشد. که در تحقیق حاضر نسبت چگالی، نسبت لزجت، نسبت پهنا، زاویه

<sup>&</sup>lt;sup>1</sup> Kerosene

. كيوان

ing.

تماس ( $\theta^{=}$ ۱۸۰<sup>°</sup>) ثابت در نظر گرفته شده است و سایر پارامترها مورد ارزیابی قرار گرفته شده است. برای نشان دادن خروجی طول بیبعد قطره ( $S'=S/w_{out}$ )، فاصله بیبعد بین قطرات ( $W_{out}=D/W_{out}$ ) و زمان بیبعد ( $t^{*}=\frac{u_{int}}{w_{out}}$ 

جدول ۱- خصوصیات فیزیکی آب و روغن.					
کشش سطحی	لزجت	چگالی	سيال		
(N/m)	(Pa. <i>s</i> )	$(kg/m^3)$	عامل		
. /. ۴۸	• / • • ١	991/7	آب		
• / • 1 ۵	./	٧٨.			

وكانال.	مىكى	هندسه	۲ – انعاد	حدول
.0 2	J			c

$w_{out} (\mu m)$	$w_{in}\left(\mu m\right)$	H (mm)	L (mm)
۳۰۰	۳۰۰	١,٢	11

### ۳- معادلات حاکم

در این بخش معادلات حاکم بر جریان دو فاز همدما شامل معادله-ی پیوستگی به روش حجک سیال مطرح می شود. معادله پیوستگی، ممنتوم و کسرحجمی بصورت زیر می باشد: (۱)  $\nabla \cdot \boldsymbol{u} = 0$ (۱)  $\frac{\partial(\rho \, \boldsymbol{u})}{\partial t} + \nabla \cdot (\rho \, \boldsymbol{u} \boldsymbol{u}) = -\nabla p + \nabla \cdot (\mu(\nabla \boldsymbol{u}^T + \nabla \boldsymbol{u})) + f$ (۲)  $\frac{\partial \alpha}{\partial t} + \boldsymbol{u} \cdot \nabla \alpha = 0$ (۳)

که در روابط فوق، f نیروی کشش سطحی می باشد. در این تحقیق روش نیروی سطحی پیوسته [۱۸] برای محاسبه ی نیروی کشش سطحی به کار رفته است. که از معادله (۴) محاسبه می گردد:  $f = \sigma \ n \ k \ \delta_s, k = -\nabla \cdot n, n = \frac{\nabla \alpha}{|\nabla \alpha|}, \nabla \alpha$  (۴)

در رابطه (۴)، ۵ تابع نشانگر فاز است که بیانگر حجم سیال از یک فاز به حجم کل سلول است می باشد. که بصورت زیر محاسبه میشود:

$$\alpha(\mathbf{x}, \mathbf{t}) = \frac{v_{phase1}}{v} = \begin{cases} \alpha = 1 & x \in \text{phase } 1\\ 0 \langle \alpha \langle 1 & \overline{x} & \text{interface} \\ \alpha = 0 & \overline{x} & \in \text{phase } 2 \end{cases}$$
 (d)

در روابط فوق، *p* چگالی و µ لزجت به ترتیب از رابطه (۶) و (۷) محاسبه می شوند.

$$\rho(\mathbf{x}, \mathbf{t}) = \rho_d + \alpha(\rho_c - \rho_d) \tag{8}$$

$$\mu(\mathbf{x},\mathbf{t}) = \mu_d +$$
(Y

$$\alpha(\mu_c - \mu_d)$$

# ۴- شبیه سازی عددی

در این بخش، ابتدا اعتبارسنجی واستقلال حل از شبکه پرداخته میشود و سپس نتایج مربوط به بررسی حرکت قطره در میکروکانال Y-شکل بیان میشود.

شکل ۲ نتایج حاصل از شبیه سازی حاضر در مقایسه با نتایج آزمایشگاهی ژائو و همکاران [۵] در سه رژیم جریان متفاوت شامل رژیم های فشردگی، چکیدن و موازی میکروکانال T-شکل متقاطع و  $(^\circ)$ ۱۸-() را نشان می دهد. بمنظور اعتبار سنجی، ابعاد هندسی و

فازها مشابه پژوهش آنها استفاده شده است. همان طور که از شکل پیداست، نتایج شبیهسازی بصورت کیفی تطابق بسیار خوبی با نتایج آزمایشگاهی را نشان میدهد. اندازه قطره تشکیل شده در رژیمهای فشردگی و چکیدن نتایج حاضر با نتایج آزمایشگاهی به ترتیب اختلاف ۶ و ۹ درصدی را نشان میدهد. انحراف مشاهده شده بین نتایج قسمتی به دلیل خطاهای موجود در روش-های عددی و قسمتی نیز بدلیل اثرات تغییرات در خصوصیات فیزیکی سیال، دما، زبری کانال و خاصیت ترشوندگی سطح در شبیه سازی و آزمایش می اشد.



شکل ۲- نتایج عددی حاضر (سمت چپ) و نتایج آزمایشگاهی ژائو و همکاران [۵] (سمت راست) در سه رژیم جریان متفاوت قطره در میکروکانال T-شکل متقاطع: الف) I=Q و <sup>۵-</sup>۲۰×۵۰,4 –We<sub>k</sub> ب) We<sub>k</sub>= ۵,۶۵×۷-۱۰<sup>-1</sup> و پ) I=Q و <sup>۲۰</sup>۰۱×We<sub>k</sub>= ۵,۶۵×۰۰

انتخاب صحیح زاویه-ی تماس، اهمیت به سزایی در صحت نتایج مسئله دارد. لذا برای اطمینان از صحت انتخاب این کمیت، حرکت قطره در کانال در زاویه های تماس مختلف بررسی و شکل قطره که در مرجع آزمایشگاهی ارائه شده بود، مقایسه گردید. مقادیر زاویه تماس اعداد ۰، ۴۵، ۹۰، ۱۳۵ و ۱۸۰ درجه انتخاب شد. شکل ۳ شکل قطره در زاویه تماس های مختلف نتایج حاضر با شکل قطره حاصل از پژوهش آزمایشگاهی یوچاو ژاو وهمکاران [۴]، را نشان می-دهد. همانطور که ملاحظه می-شود، زاویه تماس ۱۸۰ تطابق مناسبی در نتایج عددی با مرجع آزمایشگاهی نشان می دهد.



چ: نتیجه آزمایشگاهی ج: °۱۸۰ = € ث: °۱۳۵ = *θ* شکل ۳- الگوی جریان قطره با زاویه تماسهای مختلف و مقایسه آن با مدل آزمایشگاهی [۴].

برای بررسی استقلال حل از شبکه، اندازه بی بعد قطره برای هفت اندازه شبکه با تعداد گرههای ۱۹۸۳، ۱۹۹۲، ۱۹۹۱، ۱۹۹۰، ۱۵۸۷۰، ۲۳۸۸۲، ۲۹۹۰، ۲۸۸۲۲ و ۲۷۹۷۲ در ۳۰=Q و ۲۰-۱۰×۷۹ گیری شده و در شکل ۴ نشان داده شده است. مطابق شکل ۴، برای شبکه های با اندازهای ۲۳۸۸۲ و بالاتر شکل قطره تغییر ناچیزی می-نماید. لذا طبق این شکل استفاده از اندازهی شبکههای ۲۳۸۸۲ به بالاتر مناسب می باشد.



شکل ۵ اثر نسبت جریان بر روی الگوی جریان برای میکروکانال سکل در  $\phi = 0$  برای  $We_k = 0, \Lambda + 1 \cdot -^{+}$  را نشان می دهد. Y = 0همانطور که از شکل مشخص است، با تغییر نسبت جریان، سه نوع رژیم جریان موازی (۵-الف)، فشردگی (۵-ب، ۵-پ و ۵-ت) و چکیدن (۵-ث و ۵-ج) مشاهده میشود. به طور کلی، فعل و انفعال ما بین سه نیروی کشش سطحی، نیروی تنش برشی و نیروی فشاری باعث ایجاد الگوهای مختلف می گردند. نیروی تنش برشی و نیروی فشاری سعی دارند که باعث شکست قطره شوند در حالیکه نیروی کشش سطحی از شکست قطره ممانعت میکند. در رژیم جریان موازی، نیروهای فشاری و تنش برشی، نمی تواند بر نیروی کشش سطحی غلبه کنند و به همین دلیل فاز گسسته موازی با مجرای کانال اصلی حرکت میکند و قطره نمی شکند. در رژیم فشردگی، نیروی فشاری نقش اساسی را ایفا می-کند. در این حالت، نیروی تنش برشی اعمال شده بر فصل مشترک، بسیار ناچیز میباشد و میتوان از آن صرفنظر نمود. در این رژیم، اندازه قطره از پهنای کانال بزرگتر میباشد. در رژیم جریان چکیدن، اندازه قطره از پهنای کانال اصلی کمتر میباشد. در این رژیم نیروی تنش برشي عامل اصلي غلبه بر نيروي كشش سطحي ميباشد.



۵٬۸۴×۱۰<sup>-۴</sup> بررسی نسبت جریان بر روی الگوی جریان در ۵٬۸۴×۵٬۸۴ برای میکروکانال ۲-شکل در ۵=۴۳ Ø.

با انتخاب یک نقطه P در میکروکانال (همانگونه در شکل ۶ نشان داده شده است) تغییرات فشارنقطه مورد نظر ثبت شده و نتایج در شکل ۷ نشان داده شده است. شکل ۷-الف و ۷-ب، به ترتیب منحنی تغییرات فشار در دو رژیم فشاری (۹۵–۹ و <sup>3-1.× + 0.× + 0.× + 0.× + 0.× + 0.</sup>) ورژیم چکیدن (<math>4 = 0 و 3-1.× + 0.</sup>

قسمت ۱ (اعداد نشان داده شده در شکل) مرحله پر شدن در فاز جدا شونده در جهت عمودی آغاز می شود.گرادیان فشار قابل توجهی مشاهده می شود. در این مرحله فاز جدا شونده در حالی که تلاش می-كند وارد كانال اصلى شود، بر فاز پيوسته فشار مى آورد. اين باعث مى-شود، فاز جداشونده شیب فشار قابل توجهی را تجربه کند. در قسمت ۲، مرحله پر شدن فاز جداشونده در جهت افقی همراه با یک کاهش فشار آغاز میشود. زیرا مقدار فشار در جهت نرمال کاهش مییابد، و نیروهای تنش برشی که در جهت مماس هستند، افزایش یافته و فاز جدا شونده دیوار اطراف کانال را لمس میکند. هنگامی که قطرات در جهت مماس حرکت میکنند، مرحله پر شدن فاز جدا شونده در جهت عمودی دوباره در حالی که فشار افزایش مییابد، آغاز میشود. در این مرحله، زمانیکه حجم زیادی از فاز جداشونده برای تشکیل قطرات وارد کانال اصلی می شود، مرحله پر شدن در مقایسه با سایر مراحل، طولانی تر است. درقسمت ۳، مرحله پر شدن پایان می ابد. طویل شدن فاز جدا شونده بین مراحل ۳ و۴ رخ میدهد. در این مرحله، قطره شروع به حرکت در جهت مماس بر کانال اصلی میکند و در مرحله ۴، مرحله مسدود کردن رخ میدهد. این میتواند افزایش مقدار فشار در جدایی قطره را توجیه کند. جریان فاز پیوسته به طور کامل مسدود است، این در حالی است که گرادیانهای فشار بالا روی فاز جدا شونده برای تشکیل قطره اعمال میشود. در قسمت ۵ مرحله فشردگی اتفاق می-افتد، و بین مراحل ۵ و ۶ که شکست قطره اتفاق میافتد، افزایش ناگهانی در گرادیان فشار وجود دارد. شکست قطره وقتی اتفاق میافتد که گرادیان فشار بیشترین مقدار را دارد. واضح است که گرادیان فشار، عامل اصلی تشکیل قطره در رژیم فشاری میباشد. برای رژیم چکیدن (شکل ۷-ب)، میزان فشار در رژیم چکیدن در نقطه مشخص شده را نشان میدهد .تمام مراحل، شبیه رژیم فشاری میباشد با این تفاوت که گرادیان فشار قابل توجهی در تمام مراحل تشکیل قطره وجود ندارد. گرادیان فشار نقش مهمی در شکل گیری قطره ندارد. در این رژیم همانگونه که ذکر شد، نیروی تنش برشی مماسی نقش اصلی در تشكيل قطره دارد.



شکل ۶-مکان نقطه P بمنظور بررسی تغییرات فشار در رژیم فشاری و رژیم چکیدن.



شکل ۷- منحنی تغییرات فشار در دو رژیم مختلف در نقطه مشخص Q=11(0,0) شده در میکروکانال ۲-شکل ( $^{\circ}$ ۱۸۰ $^{\circ}$ ): الف: رژیم فشاری (Q=11,0) و  $V=(We_k=0,0)$ 

شکل ۸-الف و ۸-ب به ترتیب تغییرات طول بی بعد قطره و اندازه بیبعد بین دو قطره متوالی برای چهار زاویه ورودی میکروکانال ۴۵٬۴۵٬ ف۱۳۵ و<sup>°</sup>۱۸۰ در نسبت جریانهای متفاوت برای <sup>۴</sup> را نشان می دهند. برای Q=1 در زوایای ورودی  $We_k=0, \Lambda^* \times 1^{-1}$ میکروکانال °۴۵و°۹۰، \*S و \*D مشخص نشده است، چون در این حالت، شکست قطره اتفاق نمی افتد و رژیم موازی مشاهده می گردد. همانطور که از شکل ۸-الف پیداست، برای زاویه ورودی میکروکانال «۱۳۵ به ازای تمام نسبت های جریان، قطره تولیدشده کوچکترین مقدار را دارد. برای نسبت جریانهای کمتر از ۶، اندازه بیبعد قطره به شدت کاهش می یابد ولی در نسبت جریان های بزرگتر از ۶۰ اندازه بی-بعد قطره با افزایش نسبت جریان تقریبا بصورت خطی کم می شود. بطوریکه با افزایش نسبت جریان، برای زاویه ورودی کانال ۴۵۰، ۹۰۰، ۱۳۵<sup>°</sup> و ۱۸۰ اندازه بیبعد قطره، به ترتیب ۲/۴۱، ۲/۶۷، ۳/۸۳ و ۳/۷۳ کاهش می ابد. همچنین از شکل ۸-ب مشخص است، با افزایش نسبت جریان در هر زاویه ورودی کانال، فاصله بی بعد بین دو قطره متوالى افزايش مىيابد بطوريكه با افزايش نسبت جريان، براى زاويه ورودی کانال ۴۵٬ ۴۵٬ ۱۳۵ و ۱۸۰۰ فاصله بی بعد بین دو قطره متوالی، به ترتیب تقریبا ً ۲/۵۶، ۲/۷۸، ۴/۳۳ و ۷/۴۶ کاهش می یابد.



شکل ۸- منحنی اثرتغییرات نسبت جریان و زاویه کانال بر اندازه بی-بعد قطره (۸-الف) و فاصله بیبعد بین دو قطره متوالی (۸-ب) در <sup>۴-</sup> .We<sub>k</sub>= ۵,۸۴×۱۰

در شکل ۹ زمان بی بعد شکست قطره در نسبت جریانهای متفاوت برای چهار زاویه ورودی میکروکانال ۴۵،۹۰ (۱۸۳ و ۱۸۰ درجه برای  $^{-1}$  ۲۰۰× $We_k = ۵, 4$ ۲۰ سم شده است. همانطور که قبلا بیان شد، چون برای 1 = 0 در زوایای ورودی میکروکانال  $^{\circ}$  ۹  $^{\circ}$  ۹  $^{\circ}$  ۹ شکست قطره اتفاق نمی افتد، \*1 مشخص نشده است. از شکل مشخص است که با افزایش نسبت جریان، زمان بی بعد شکست قطره کاهش می یابد بطوریکه برای زاویای ورودی میکروکانال ۹۵، ۹۰، ۱۳۵ و ۱۸۰ درجه به ترتیب زمان بی بعد شکست و ۱۸۰ درجه بی بی برای زاویای ورودی میکروکانال ۹۵، ۹۰، ۱۳۵ و ۱۸۰ درجه به ترتیب زمان بی بعد شکست (۱۸۰ و ۱۸۰ درجه به ترتیب زمان بی بعد شکست ۱۸۰ و ۱۸۰ درجه با در با زویای ورودی میکروکانال ۹۵، ۹۰، ۹۰ مع ای درجه به ترتیب زمان بی بعد شکست ا



شکل ۹- منحنی اثرتغییرات نسبت دبی و زاویه کانال بر زمان بیبعد شکست قطره در <sup>۴-</sup>۱۰×We<sub>k</sub>= ۵٫۸۴.

۵- نتیجهگیری

نشريه

مكانيك

دانشگاه

يبزيز

شماره پیاپی

۶,

جلر

ģ

شماره ۴. زمستان،

:

صفحه

- 226-279

- كيوان

3

در این مقاله، جریان دوفازی مایع-مایع مخلوط نشدنی در میکروکانال Y-شکل متقارن بصورت دوبعدی شبیه سازی شده است. بعد از اعتبارسنجی و بررسی استقلال حل از شبکه، به بررسی الگوهای مختلف جریان پرداخته شد و سه نوع رژیم جریان موازی، چکیدن و فشاری مشاهده شد. در ادامه، تفاوتهای تغییرات فشار در دو الگوی چکیدن و فشاری مورد ارزیابی قرا گرفت. در انتها، اثر تغییر زاویه ورودی میکروکانال در نسبت دبیهای مختلف روی نسبت بی بعد طول قطره، نسبت بی بعد فاصله بین دوقطره متوالی و زمان بی بعد شکست قطره، پرداخته شد و نتایج زیر استخراج شد:

- اله نوع رژیم جریان: فشاری، چکیدن و موازی ملاحظه شد،
- ۲ زاویه بین ورودیهایمیکروکانال بهینه برای تولید کوچکترین
  قطرات، زاویه <sup>(۱۳۵</sup> می باشد،
- ۳ با افزایش نسبت جریان در هر زاویه بین ورودیهای میکروکانال ثابت، اندازه بیبعد قطره برای نسبت جریانهای کمتر از ۶۰ به شدت ولی برای نسبت جریانهای بزرگتر از ۶۰ بصورت خطی کاهش می ابد،
- ۴- با افزایش نسبت جریان از ۶/۰ به ۲۵/۲، برای زاویه ورودی کانال ۴۵۵، ۴۰۵، ۱۳۵۰ و ۱۸۰۰ اندازه بیبعد قطره، به ترتیب ۲/۴۱، ۲/۶۷ و ۳/۸۳ و زمان بیبعد شکست قطره به ترتیب ۲/۴۱، ۲/۶۷، ۳۳/۳ و ۲/۵۹ کاهش مییابد و
- ▲ با افزایش نسبت جریان در هر زاویه ورودی کانال، فاصله بی عد بین دو قطره متوالی افزایش مییابد بطوریکه با افزایش نسبت جریان، برای زاویه ورودی کانال °۴۵، °۹۰، ۳۵۰ و °۱۸۰ فاصله بی عد بین دو قطره متوالی، به ترتیب تقریبا ۲/۵۶، ۲/۱۸۶، ۴/۳۳ و ۲/۴۶ کاهش می یابد.

تقدیر و تشکر

این مقاله حاصل طرح تحقیقاتی مصوب دانشگاه آزاد اسلامی واحد ساری که با حمایت مالی دانشگاه آزاد اسلامی واحد ساری اجراشده است.

#### 8- مراجع

- Cal K., How does the Type of Vehicle Influence the in Vitro Skin Absorption and Elimination Kinetics of Terpenes. *Arch. Dermatol.*, Vol. 297, pp. 311–315, 2006.
- [2] Losey M.W., Jackman R.J., Firebaugh S.L., Schmidt M.A. and Jensen, K.F., Design and Fabrication of Microfluidic Devices for Multiphase Mixing and Reaction, J. Microelectromech. Syst., Vol. 11, pp. 709–717, 2002.

- [3] Burns M.A., Johnson B.N., Brahmasandra S.N., Handique K., Webster J.R., Krishnan M., Sammarco T.S., Man P.M., Jones D., Heldsinger D., Mastrangelo C.H. and Burke D.T., An Integrated Nanoliter DNA Analysis Device, *Science*, Vol. 282, pp. 484–487, 1998.
- [4] Karniadakis, G., Beskok, A., and and Aluru, N., Microflows and Nanoflows Fundamentals and Simulation. Springer Inc, 2005.
- [5] Zhao Y., Chen G. and Yuan, Q., Liquid-liquid Two-phase Flow Patterns in a Rectangular Microchannel. *AIChE J.*, Vol. No. 2, pp. 4052–4060, 2006.
- [6] Jullien M.C., Ching M.J., Cohen C., Menetrier L. and Tabeling P., Droplet Break up in Microfluidic T-junction at Small Capillary Number. *Physics of Fluids*, Vol. 21, pp. 072001, 2009.
- [7] Leshansky A.M. and Pismen L.M., Break up of Drops in a Microfluidic T junction. *Physics of fluid*, Vol. 21, pp. 023303, 2009.
- [8] Afkhami S., Leshansky A.M. and Renardy Y., Numerical Investigation of Elongated Drops in a Microfluidic T-Junction. *Physics of Fluid*, Vol. 23, pp. 022002, 2011.
- [9] Wu L., Tsutahara M., Kim L.S. and Ha M., Threedimensional Lattice Boltzmann Simulations of Droplet Formation in a Cross-junction Microchannel, *International Journal of Multiphase Flow*, Vol. 34, pp. 852–864, 2008.
- [10] Oishi M., Kinoshita H., Fujii T. and Oshima M., Measurement of Three Dimensional Flow Structure of Droplet Formation Mechanism in T-shaped Junction Using Phase-locked Confocal Micro-PIV, 14th International Conference on Miniaturized Systems for Chemistry and Life Sciences, Groningen, Netherlands, October 3 - 7, 2010.
- [11] Mei Y.Y., Chao Y., Yi J. Ameya J., Chun S.Y. and Long X., Numerical Simulation of Immiscible Liquid-liquid Flow in Microchannels Using Lattice Boltzmann Method, *Science China Chemistry*, Vol. 54, pp 224-256, 2011..
- [12] Zhao Y., Chen G., Ye C., and Yuan Q., Gas-liquid Two-phase Flow in Microchannel at Elevated Pressure, *Chememical Engineering Science*, Vol. 87, pp 122–132, 2013.
- [13] Yamamoto K., and Ogata S., Drag Reduction of Slug Flows in Microchannels by Modifying the Size of Tjunctions, *International Journal of Multiphase Flow*, Vol. 62, pp. 67–72, 2014.
- [14] Shi Y., and Tang G.H., Lattice Boltzmann Simulation of Droplet Formation in Non-Newtonian Fluids. *Communications in Computational Physics*, Vol. 17, pp. 1056–1072, 2015.
- [15] Fallah K. and Rahni M.H., Lattice Boltzmann Simulation of Drop Formation in T-junction Microchannel. *Journal of Molecular Liquids*, Vol. 240, pp. 723–732, 2017.
- [16] Fallah K., Rahni M.H., Mohammadzadeh A., and Najafi M., Drop Formation in Cross-junction Microchannel, Using Lattice Boltzmann Method. *THERMAL SCIENCE*, Vol. 22, No. 2, pp. 909-919, 2018.
- [17] Ghaderi A., Kayhani M.H., Nazari M. and Fallah K., Drop Formation of Ferrofluid at Co-flowing Microcahnnel under Uniform Magnetic Field. *European Journal of Mechanics/B Fluids*, Vol. 67, pp. 87–96, 2018.

226