

مطالعه اختلاط در ریزمخلوطگرهای الکترواسموتیکی با حل معادلات ارنست-پلانک

علی رضا فراهی نیا^۱, جعفر جماعتی^۲, حمید نیازمند^۳

^۱ دانشجوی کارشناسی ارشد، مهندسی مکانیک، دانشگاه فردوسی مشهد a.farahinia@gmail.com

^۲ استادیار، مهندسی مکانیک، دانشگاه رازی کرمانشاه j.jamaati@razi.ac.ir

^۳ استاد، مهندسی مکانیک، دانشگاه فردوسی مشهد niazmand@um.ac.ir

بازه مشخص از مقادیر زتاپتانسیل دیواره و پارامتر دیباي-هوکل
دارای دقت مناسب هستند.

واژه‌های کلیدی

ریزمخلوطگر، جریان الکترواسموتیک، مدل هلمهولتز اسمولوکوفسکی

مقدمه

هرچند که در جریان‌های با مقیاس ماکرو با افزایش عدد رینولزد جریان و ایجاد اغتشاش و پدیده توربلانس می‌توان میزان اختلاط را به طرز قابل ملاحظه‌ای افزایش داد، اما برای ایجاد جریان‌های مغوش در ریزمجرها بایستی هزینه سنگین افت شارزیاد را پرداخت و غالباً این کار به لحاظ جنبه‌های عملی چندان موجه نیست لذا به منظور بهبود اختلاط درون ریزسیستم‌ها از مکانیزم‌های اختلاط فعال^۷ و غیرفعال^۸ استفاده می‌شود. در روش فعل یک منبع ارزشی خارجی علاوه بر محرك اصلی جریان برای ایجاد آشفتگی نمونه‌ها به کار گرفته می‌شود، [۲-۱] در حالی که در روش غیرفعال، ارزشی اختلاط از طریق جریان سیال تامین می‌شود و با طراحی خاص مشخصات هندسی و فیزیکی ریزمجرای ناحیه تماس و زمان تماس گونه‌ها افزایش می‌یابد.^[۵-۳]

اختلاط در جریان الکترواسموتیک درون ریزمجرای با دیواره‌های همگن، تحت اثر نفوذ مولکولی صورت می‌گیرد و قدرتمند نیست، اما کمک فناوری شیمی سطح^۹ و ایجاد ناهمگنی‌های سطحی در بارهای الکتریکی سطوح، می‌توان جریان‌های چرخشی قابل توجهی درون یک ریزمجرای تولید کرد که موجب افزایش راندمان اختلاط می‌شود.^[۷-۶]

مشاهده شده است که میزان نامتقارنی در میدان جریان سیال عامل تعیین کننده‌ای در ایجاد اختلاط است بخصوص در طراحی قطعه‌های ناهمگنی، هرچه آرایش تکه‌های ناهمگنی با روی دیواره‌ها نامتقارن تر باشد، عملکرد اختلاطی ریزمجرای بهتر خواهد بود و الزاماً افزایش اندازه بارها باعث افزایش راندمان اختلاط خواهد شد.^[۸]

در این مقاله عملکرد اختلاطی درون ریزمجراهای ناهمگن در شرایط مختلف بر حسب زتاپتانسیل دیواره و ثابت دیباي-هوکل هم

چکیده

در این مقاله پدیده‌ی اختلاط در ریزمخلوطگرهای تحت اثرات الکترواسموتیک^۱ بصورت عددی مدل‌سازی شده است. برای مدل‌سازی جریان الکترواسموتیک درون ریزمجراهای^۲ ناهمگن معادلات ناویر-استوکس برای جریان، ارنست-پلانک^۳ برای توزیع بارهای الکتریکی و معادله غلظت، همگی به روش عددی حل شده‌اند. حل دقیق این معادلات بخصوص معادله ارنست-پلانک به لحاظ عددی نیازمند ملاحظات عددی بسیاری است. لذا به منظور ساده‌سازی و کاهش هزینه محاسباتی، مدل تقریبی هلمهولتز-اسمولوکوفسکی ارایه شده است که در آن اثر نیروی میدان الکتریکی بر سیال با سرعت لغزشی در دیواره ریزمجرای جایگرین می‌شود. اعتبار مدل هلمهولتز-اسمولوکوفسکی^۴ برای پیش‌بینی میدان‌های جریان دو بعدی به خوبی مورد بررسی قرار گرفته است اما تاکنون میزان دقت نتایج حاصله از آن برای میدان غلظت و راندمان اختلاط در جریان‌های دو بعدی ارزیابی نشده است. در این مقاله پارامتر مناسبی برای ارزیابی اختلاط معرفی شده و با استفاده از آن اختلاط ناشی از جریان الکترواسموتیک درون ریزمجرای ناهمگن بررسی شده است. نتایج نشان می‌دهد که رفتار ریزمخلوطگرهای الکترواسموتیکی تحت تاثیر نحوه آرایش بار الکتریکی ناهمگن و مقدار زتاپتانسیل^۵ دیواره و مقدار ضخامت لایه دوگانه الکتریکی^۶ (که با پارامتر دیباي-هوکل، K، مقیاس می‌شود) می‌باشد. به منظور معرفی بهترین ریزمخلوطگر از لحاظ اختلاطی، آرایش‌های متفاوت ناهمگنی روی دیواره مورد مقایسه قرار گرفته است. نتایج این مقایسه نشان می‌دهد، کانال‌هایی که الگوی ناهمگنی آن‌ها نامتقارن تر است، عملکرد بهتری در اختلاط دارند. مقایسه نتایج مدل ارنست-پلانک با مدل تقریبی هلمهولتز-اسمولوکوفسکی نشان داد که با افزایش ضخامت لایه دوگانه الکتریکی یا به عبارتی کاهش مقدار پارامتر دیباي-هوکل، انحراف مدل تقریبی و حل کامل بیشتر می‌گردد بطوری که نتایج مدل تقریبی هلمهولتز-اسمولوکوفسکی در محاسبه اختلاط فقط در یک

$$\vec{\nabla} \cdot (\vec{V} n^+) = \frac{\{\nabla^2 n^+ + \vec{\nabla} \cdot [n^+ (\nabla \psi + A \nabla \phi)]\}}{Re Sc^+} \quad (5)$$

$$\vec{\nabla} \cdot (\vec{V} n^-) = \frac{\{\nabla^2 n^- + \vec{\nabla} \cdot [n^- (\nabla \psi + A \nabla \phi)]\}}{Re Sc^-} \quad (6)$$

در این معادلات \vec{V} بردار سرعت، $Sc^\pm = \mu / \rho D^\pm$ عدد اشتمیت، $Re = \rho U_{ref} H / \mu$ عدد رینولز و $U_{ref} = \epsilon_r \epsilon_0 E_{ref} \zeta / \mu$ سرعت مرجع در جریان الکترواسموتیک است. D^\pm ضرایب پخش مولکولی برای یون‌های مثبت و منفی هستند و $A = E_{ref} H / (K_b T / ze) = E_{ref} H / (K_b T / ze) = 25mV$ است. محیط مقدار ولتاژ مینا برابر $K_b T / ze$ است. در معادلات فوق جمله سمت چپ تساوی مربوط به پخش جابجایی است. جمله اول در سمت راست تساوی مربوط به پخش مولکولی یون‌هاست و جمله دوم در سمت راست تساوی مربوط به پخش ناشی از مهاجرت یون‌ها بر اثر پتانسیل الکتریکی است.

معادلات جریان تحت اثرات الکتروکنตیک

برای جریان سیال در شرایط دائمی و با خواص فیزیکی ثابت، معادلات جریان در یک سیستم تحت اثرات الکتروکنتیک در شکل بی بعد به صورت زیر نوشته می‌شود:

$$\nabla \cdot (\vec{V} \cdot \vec{V}) = -\vec{\nabla} P + \frac{\nabla^2 \vec{V}}{Re} - B \rho_e (\nabla \psi + A \nabla \phi) \quad (7)$$

یک پارامتر بی بعد است که معرف نسبت فشار یونی به فشار دینامیکی است و فشار بی بعد به صورت $U_{ref} = \epsilon E_{ext} \zeta / \mu$ و $P = P^* / \rho U_{ref}^2$ (سرعت مرجع در جریان‌های الکترواسموتیک) تعریف شده است. جمله آخر در معادله فوق نیروی حجمی ناشی از اثرات میدان الکتریکی و یون‌های باردار درون سیال است. این نیروی حجمی مشابه با نیروی گرانشی به صورت یک نیروی حجمی اثر می‌کند و در جریان‌های الکترواسموتیک این نیرو عامل حرکت سیال است.

به منظور حل عددی معادلات جریان، از روش حجم محدود با متغیرهای هم مکان در شبکه‌ی غیریکنواخت استفاده شده است. از طرح سیمپل برای ارتباط میدان سرعت و فشار استفاده گردیده و برای پرهیز از جواب‌های شطرنجی در میدان جریان، در محاسبه نرخ جریان جرم جابجایی از طرح میانیابی رای-چو استفاده شده است. جملات پخش و جابجایی با استفاده از طرح تفاضل مرکزی در محل وجود حجم کنترل محاسبه شده‌اند و در نهایت معادلات جبری حاصل به روش تکرار خط به خط حل شده‌اند.

نتایج

نتایج عددی نشان می‌دهد که اندازه طول و مکان ناهمگنی به صورت جدی بر میزان اختلاط ناشی از یک تکه ناهمگنی تاثیر می‌گذارند. برای بررسی اثر تکه‌های ناهمگنی بر عملکرد و ویژگی‌های اختلاطی ریزمجراهای ناهمگن، سه نوع ریزمخلوط‌گر معرفی شده است که

از طریق حل معادلات ارنست-پلانک و هم با استفاده از مدل تقریبی هلمهولتز-اسمولوکوفسکی انجام شده است و میزان دقیقت مدل تقریبی مورد بحث قرار گرفته شده است.

روش حل مدل هلمهولتز-اسمولوکوفسکی

تحت شرایط خاص، مدل سازی جریان الکترواسموتیک می‌تواند به کمک معادله هلمهولتز-اسمولوکوفسکی انجام شود. در این حالت میدان سرعت برای یک سیال لزج با بار خالص صفر توسعه شرط مرزی زیر حل می‌شود:

$$u_{wall} = -\frac{\epsilon \epsilon_0}{\mu} \psi_{wall} \quad (1)$$

در حقیقت با اعمال شرط بالا، اثر لایه دوگانه الکتریکی و حضور یون‌ها بر سیال به صورت یک شرط مرزی لغزشی روی دیواره‌ی جامد اعمال می‌شود. با این کار دیگر نیازی به اعمال اثر نیروی الکتریکی در معادله ناویر-استوکس نیست و میدان سرعت الکترواسموتیک از حل معادلات ناویر-استوکس بدون نیروی حجمی و با شرط لغزشی بالا حل می‌شوند، یعنی:

$$\nabla \cdot (\vec{V} \cdot \vec{V}) = -\vec{\nabla} P + \frac{1}{Re} \nabla^2 \vec{V} \quad (2)$$

میدان الکتریکی

با توجه به تئوری الکتروستاتیک، رابطه بین Ψ ، پتانسیل الکتریکی کل (مجموع پتانسیل الکتریکی داخلی Ψ و خارجی ϕ) و چگالی بار خالص، ρ_e در هر نقطه از محلول الکتروولیت توسعه معادله پواسان مشخص می‌شود که شکل بی بعد آن به صورت زیر می‌باشد:

$$\nabla^2 \Psi = -\frac{K^2}{2} \rho_e \quad (3)$$

$K = \kappa H$ پارامتر بی بعد دیبایی هوکل و $\kappa = ze(2n_0 / \epsilon_r \epsilon_0 K_b T)^{1/2}$ معکوس ضخامت مشخصه لایه دوگانه الکتریکی است. در رابطه بالا T ، K_b ، ϵ_r ، ϵ_0 ، e ، n_0 ، Z به ترتیب عدد والانس الکتروولیت متقارن، بارپایه الکترون، غلظت عددی توده یون‌ها در محلول یکنواخت، نفوذپذیری خلا، ثابت دی الکتریک محلول، ثابت بولتزمن و دمای مطلق الکتروولیت است. برای یک محلول الکتروولیت متقارن معادله حاکم بر چگالی خالص بارهای الکتریکی در لایه دوگانه الکتریکی در شکل بی بعد به صورت زیر تعیین می‌شود:

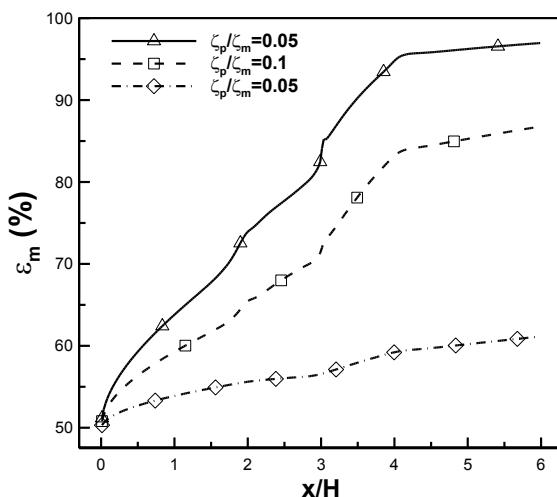
$$\rho_e = n^+ - n^- \quad (4)$$

$n^- = n^{-*} / n_0$ ، $n^+ = n^{+*} / n_0$ و $\rho_e = \rho_e^* / zen_0$ مقادیر بی بعد برای غلظت عددی یون‌های مثبت، غلظت عددی یون‌های منفی و چگالی خالص بارهای الکتریکی است.

معادلات انتقال برای یون‌های الکتریکی

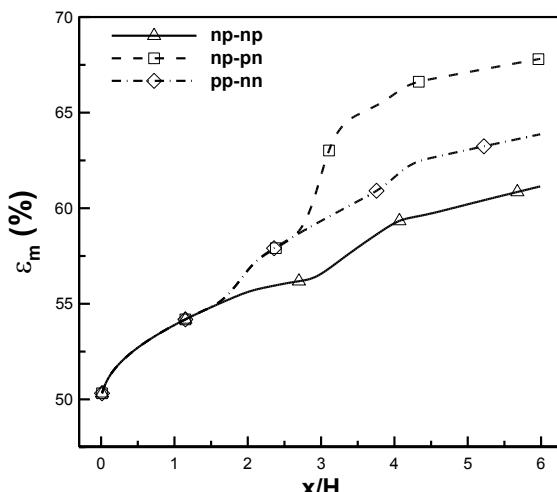
محاسبه غلظت‌های یونی از حل معادلات انتقال یون‌ها که با نام معادلات ارنست-پلانک شناخته می‌شوند، به دست می‌آیند. شکل بی بعد این معادلات بدین صورت می‌باشد:

بعلاوه با افزایش ζ_p/ζ_m راندمان اختلاط در هر مقطع کاهش می‌یابد، چراکه علاوه بر کاهش زمان حضور سیال درون ریز مجراء، افزایش سرعت متوسط سیال باعث می‌شود تا جریان‌های گردابهای که در قسمت میانی وجود دارد، تضعیف گردد.



شکل ۲: تغییرات راندمان اختلاط در طول ریز مجراء به ازای زتاپتانسیل‌های مختلف و برای یک آرایش خاص تکه‌های ناهمگنی بار ($K=41$)

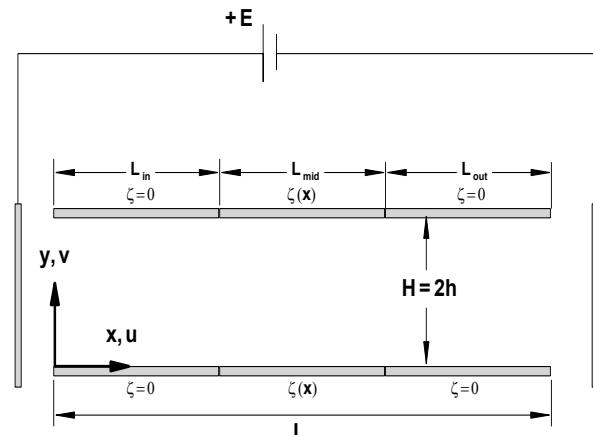
همانطور که قبلاً گفته شد ریزمخلوطگر مورد بررسی در بخش میانی خود دارای چهار تکه ناهمگنی می‌باشد. چیدمان این چهار تکه ناهمگنی می‌تواند در سه وضعیت کاملاً متفاوت (با حذف حالات آینه‌ای) صورت گیرد. مقایسه راندمان اختلاطی این آرایش‌ها در شکل ۳ نمایش داده شده است.



شکل ۳: تغییرات راندمان اختلاط در طول ریز مجراء به ازای زتاپتانسیل خاص ($\zeta_p/\zeta_m = 0.5$) و برای آرایش‌های مختلف تکه‌های ناهمگنی بار ($K = 41$)

از این شکل مشاهده می‌شود برای سه آرایش بار نشان داده شده و به ازای یک زتاپتانسیل خاص، آرایش بار دوم (np/pn) بیشترین راندمان اختلاط را دارد می‌باشد. در این وضعیت، آرایش تکه‌های

تفاوت آن‌ها در نحوه آرایش تکه‌های ناهمگنی در بخش میانی آن‌ها است. ریز مجرای تخت دوبعدی مورد مطالعه، در شکل ۱ نشان داده شده است که دارای ارتفاع H و طول $L = 6H$ است و به سه قسمت ابتدایی، میانی و انتهایی به ترتیب با طول‌های $L_{in} = 2H$ ، $L_{out} = 2H$ و $L_{mid} = 2H$ تقسیم شده است. در قسمت‌های ابتدایی و انتهایی دیوارهای همگن و در قسمت میانی دیوارهای دارای تکه‌های ناهمگنی بار الکتروکی غیر یکنواخت هستند به طوری که زتاپتانسیل وابسته به آن‌ها، (ζ) ، شامل مقادیر مثبت و منفی می‌باشد.



شکل ۱: مشخصات ریز مجرای ناهمگن مورد بررسی و محورهای مختصات

راندمان اختلاط ریزمخلوطگر

برای بررسی و مقایسه عملکرد ریزمخلوطگرهای مختلف نیاز به یک پارامتر مناسب برای تعیین میزان اختلاط داریم، در اینجا راندمان اختلاط را برای یک ریزمخلوطگر به صورت زیر معرفی می‌کنیم:

$$\epsilon_m = \frac{1 - \sigma_w}{1 - \sigma_{w,min}} \quad (8)$$

σ_w ، مقدار انحراف معیار غلظت‌ها در هر مقطع می‌باشد که معرف میزان غیر یکنواختی غلظت در آن مقطع است که بصورت زیر تعریف می‌شود:

$$\sigma_w^2 = \frac{\int_0^H u(y)(C(y) - C_m)^2 dy}{\int_0^H u(y) dy} \quad (9)$$

مقدار غلظت متوسط در هر مقطع توسط رابطه زیر محاسبه می‌شود:

$$C_m = \frac{\int_0^H u(y)C(y) dy}{\int_0^H u(y) dy} \quad (10)$$

میزان زتاپتانسیل دیواره در میزان اختلاط الکتروکنتیک تاثیر بسزایی دارد. برای بررسی این مطلب در شکل ۲ راندمان اختلاط به ازای سه مقدار متفاوت ζ_p/ζ_m و برای یک آرایش خاص (np-np) مقایسه شده است. برای تمامی حالات مقدار $K = 41$ در نظر گرفته شده است. همانطور که مشاهده می‌شود، در تمام موارد با پیش‌روی جریان در طول ریز مجراء، راندمان اختلاط بیشتر می‌شود.

نتایج

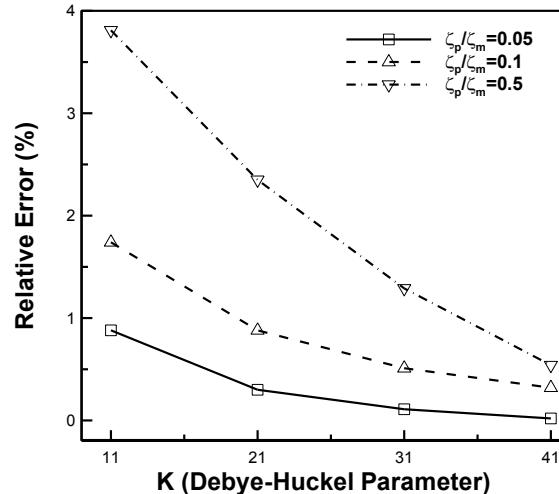
رفتار ریزمحلوطگرهای الکترواسموتیکی تحت تاثیر نحوه آرایش بار الکتریکی ناهمگن و مقدار زتاپتانسیل روی دیواره و مقدار ضخامت لایه دوگانه الکتریکی (که با پارامتر دیبای-هوکل، K ، مقیاس می-شود) می‌باشد. مدل سازی اختلاط الکتروکنتریکی می‌تواند با کمک مدل تقریبی H-S و یا از طریق حل کامل معادلات دقیق ارنس-پلانک انجام گردد که دارای دشواری زیادی در حل عددی است. در این بررسی نشان داده شد که با افزایش میزان زتاپتانسیل دیواره و یا کاهش K (که عکس آن مشخصه ضخامت لایه دوگانه الکتریکی است) مقدار اختلاف حل کامل معادلات و مدل هلمهولتز افزایش می‌باشد. نتایج عددی نشان می‌دهد که در حدود $21 < K < 41$ و $0.1 < \zeta_p/\zeta_m < 0.5$ مقدار خطا مدل H-S در محاسبه راندمان اختلاط کمتر از ۱ درصد است و در خارج این محدوده برای $K = 11$ ممکن است منجر به تفسیر نادرست از عملکرد ریزمحلوطگر گردد، بنابراین استفاده از مدل H-S برای این حالات توصیه نمی‌شود.

مراجع

- [1] Du, Y., Zhang, Z., Yim, C., Lin, M., Cao, X. 2010. “A simplified design of the staggered herringbone micromixer for practical applications”. *Biomicrofluidics*, 4, 024105.
- [2] Xu, B., Wong, T., Nguyen, N., Che, Z., Chai, J. 2010. “Thermal mixing of two miscible fluids in a T-shaped microchannel”. *Biomicrofluidics*, 4, 044102.
- [3] Lee, C.Y., Lin, C.F., Hung, M.F., Tsai, C.H., Fu, L.M. 2006. “Experimental and numerical investigation into mixing efficiency of micromixers with different geometric barriers”. *Mater. Sci. Forum*, 505–507, 391–396.
- [4] Neerincx, P.E., Denteneer, R.P.J., Peelen, S., Meijer, H.E.H. 2011. “Compact mixing using multiple splitting, stretching, and recombining flows”. *Macromol. Mater. Eng.*, 296, 349–361.
- [5] Hardt, S., Pennemann, H., Schonfeld, F. 2006. “Theoretical and experimental characterization of a low-Reynolds number split-and-recombine mixer”. *Microfluid. Nanofluid.*, 2, 237–248.
- [6] Jain, M., Yeung, A., Nandakumar, K. 2009. “Induced charge electro osmotic mixer: Obstacle shape optimization”. *Biomicrofluidics*, 3, 022413.
- [7] Jain, M., Nandakumar, K. 2010. “Novel index for micromixing characterization and comparative analysis”. *Biomicrofluidics*, 4, 031101.
- [8] Jamaati, J., Niazmand, H., Renksizbulut, M. 2013. “Investigation of electorokinetic mixing in 3D non-homogenous microchannels”. *Journal of computational and applied research in mechanical engineering*, Vol. 3, No. 1, PP. 41-52

ناهمگنی بار، کاملاً نامتقارن است؛ هر چه این عدم تقارن بیشتر باشد، میزان اختلاط افزایش می‌یابد.

برای بررسی عملکرد مدل H-S در مقادیر مختلف K شکل ۴ رسم شده است. در این شکل میزان خطای مدل H-S به ازای مقادیر مختلف K برای یک آرایش خاص np-pn و به ازای یک نسبت زتاپتانسیل مشخص محاسبه شده است. مشاهده می‌شود که با کاهش میزان K ، خطای ناشی از مدل سازی هلمهولتز-اسمولوکوفسکی برای محاسبه راندمان اختلاط بیشتر می‌گردد. بعلاوه هر چقدر که مقدار نسبت زتاپتانسیل زیاد می‌شود، مقدار خطای افزایش می‌یابد، برای مثال در نسبت $\zeta_p/\zeta_m = 0.05$ با کاهش K از ۴۱ به ۱۱ مقدار خطای نسبی حدود ۱ درصد افزایش می‌یابد، اما در نسبت $\zeta_p/\zeta_m = 0.5$ برای همین وضعیت مشابه یعنی با کاهش K از ۴۱ به ۱۱ مقدار خطای نسبی حدود ۳ درصد افزایش یافته است.



شکل ۴: تغییرات خطای راندمان اختلاط برای آرایش (np-pn) در مقادیر مختلف K و نسبت زتاپتانسیل های متفاوت

این مطلب صحیح است چراکه ضخامت لایه دوگانه الکتریکی رابطه معکوسی با پارامتر دیبای-هوکل دارد، هرچه مقدار این پارامتر کمتر می‌گردد، لایه دوگانه الکتریکی ضخیم‌تر می‌شود. از طرف دیگر مقدار زتاپتانسیل دیواره نیز بطور مستقیم بر مقدار ضخامت لایه دوگانه الکتریکی تاثیر می‌گذارد و در نتیجه در مدل تقریبی هلمهولتز-اسمولوکوفسکی از ناحیه بزرگتری نسبت به حل کامل معادلات ارنس-پلانک، صرف نظر می‌شود و این سبب افزایش خطای مدل H-S می‌گردد. ممکن است به نظر برسد که خطای نسبی مدل H-S که برای آرایش np-pn حداکثر برابر با ۴ درصد بدست آمد، قابل چشمپوشی باشد، اما توجه به این نکته مهم است که این خطای می‌تواند در بررسی و مقایسه عملکرد ریزمحلوطگرهای مختلف منجر به نتایج نادرست گردد.