

بررسی تجربی ساختار جریان گل آلود سه بعدی مغشوش

بهار فیروزآبادی^{*}, سید محمد رضا موسوی حکمتی^۱, منوچهر راد^۲

۱- استادیار دانشکده مهندسی مکانیک، دانشگاه صنعتی شریف

۲- دانشجوی دکترای مهندسی مکانیک، دانشگاه آزاد اسلامی واحد علوم و تحقیقات

۳- استاد دانشکده مهندسی مکانیک، دانشگاه صنعتی شریف

* تهران، صندوق پستی ۹۵۱۷-۱۱۳۶۵

چکیده- در این تحقیق تأثیر پارامترهای مختلف بر مشخصه‌های جریان چگال سه بعدی و مغشوش حاوی ذرات ریز، به روش تجربی مطالعه شده است. یکی از مهمترین مشخصه‌ها در این جریان، پروفیل سرعت است که ساختار هیدرودینامیکی جریان را نشان می‌دهد و در این تحقیق توسط دستگاه ADV (Acoustic Doppler Velocimeter) اندازه‌گیری شده است. ذرات استفاده شده کاتولن با D_{50} حدود ۱۱ میکرون است. نتایج تجربی نشان می‌دهد که با افزایش دبی جریان حاوی ذرات در ورودی، میزان عمق یا ارتفاع آن در امتداد عمود بر بستر همواره افزایش می‌یابد و با افزایش غلظت و شیب، میزان این کمیت عمده‌تاً کاهش می‌یابد. همچنین در شیوه‌های بالای بستر کanal، اثر غلظت و دبی ورودی بر ارتفاع جریان چگال کم می‌شود. علاوه بر آن به دلیل درون آمیختگی شدید در جهت عرضی و قائم در امتداد فصل مشترک با آب صاف، ارتفاع جریان پس از ورود به زیر آب صاف، افزایش می‌یابد. بررسی پروفیلهای سرعت در جریان حاوی ذرات نشان می‌دهد که به دلیل وجود نیروهای اینرسی در ابتدای کanal، مقدار بیشینه و متوسط سرعت در جهت جریان در ابتدای کanal بزرگتر بوده و سریعاً از آن کاسته می‌شود. با نزدیکتر شدن به انتهای کanal، موقعیت سرعت بیشینه به سمت بالاتر از کف بستر حرکت می‌کند. جریان چگال پس از خروج از دریچه زیرگذر عریض شده و پس از مدتی تمامی عرض کanal را پر می‌کند. با وجود این پروفیلهای سرعت نشان می‌دهد که تغییرات سرعت در جهت عرض کanal همچنان وجود دارد. بررسی عمق شاره چگال نشان می‌دهد که این جریان چگال پس از طی مسافتی، به حالت ثابت شده می‌رسد و درون آمیختگی به مقدار ثابتی میل می‌کند.

کلید واژگان: جریان چگال، جریان حاوی ذرات، پروفیل سرعت.

لایه‌های مختلف سیال به وجود می‌آید، جریان چگال گفته

می‌شود. جریان چگال حاوی ذرات جامد معلق، جریان گل آلود نامیده می‌شود. اختلاف چگالی که محرک اصلی رانش این جریان است، می‌تواند ناشی از اختلاف درجه

۱- مقدمه

هنگامی که جریان گل آلود رودخانه‌ها به مخزن سد وارد می‌شود، به علت سنگین‌تر بودن از آب مخزن، به داخل آن فرو رفته و بر روی کف در جهت شیب، جریان می‌یابد. به این پدیده که در اثر اختلاف چگالی بین

جریان در عمق زیاد و در زیر حجم وسیع آب، بسیار مشکل، پرهزینه و مخرب است. همچنین به دلیل تقریب‌های بسیار زیادی که در استخراج نتایج اعمال می‌شود، به کارگیری آنها با عدم قطعیت زیادی همراه است (Bradford and Katopodes, 1999) (Garcia et al., 1994). لذا بررسیهای جریان گلآلود بیشتر به صورت آزمایشگاهی انجام شده است. بیشتر این بررسیها به صورت دو بعدی بوده و به عنوان مثال می‌توان به تحقیقات (Yu et al., 2000) (Altinakar et al., 1996) (Bonnecase et al., 1993) (Lee and Yu, 1997) اشاره کرد. بررسی سه بعدی جریان چگال بهویژه جریان آب نمک توسط Alavian (1986) انجام و ویژگیهای جریان بهخوبی استخراج شده است. اما بررسی آزمایشگاهی جریان حاوی ذرات سه بعدی همچنان نیازمند تحقیق و بررسی است.

Fukushima and Hayakawa (1995) رهاسازی جریان حاوی ذرات و گسترش عرضی پیشنهادی آن را بررسی کرده‌اند. اما بررسی ساختار جریان بهویژه پروفیل سرعت و اثر آن بر رسوبگذاری جریان گلآلود سابقاً پیشنهادی ندارد. ذکر این نکته لازم است که وجود ذرات، جریان را کدر ساخته و استفاده از دستگاه‌های اندازه‌گیری را محدود می‌کند. در نتیجه استفاده از دستگاه‌های اندازه‌گیری سرعت لحظه‌ای مانند سیم داغ یا لیزر امکان‌پذیر نیست.

DSTAGH آندازه‌گیری ADV به عنوان تنها ابزار دقیق قابل استفاده مطرح شده است (Best et al., 2001) (Lemmin, Rolland, 1997). این دستگاه یا ارسال امواج صوتی و دریافت بازتاب کار می‌کند و لذا می‌تواند سرعت جریان چگال حاوی ذرات را در هر نقطه به صورت لحظه‌ای، در سه جهت x , y و z بر روی مانیتور به نمایش بگذارد. در این آزمایش جریان گلآلود حاوی ذرات کائولن به صورت سه بعدی و مغفوش - برای دستیابی به اهدافی مانند تاثیر عوامل مختلف بر ارتفاع

حرارت، وجود مواد محلول و وجود ذرات معلق باشد (Turner, 1973). گرادیان چگالی افقی نیروی رانش را به وجود آورده و سیال چگالترا در زیر سیال با چگالی کمتر به حرکت در می‌آورد. شاید مهمترین ظهور و کاربرد جریان گلآلود در مخازن سدها باشد که یکی از روش‌های مهم رسوب‌زدایی در مخازن نیز به شمار می‌رود، به طوری که (Garcia 1994) از جریان گلآلود به عنوان روش عمومی برای رسوب‌زدایی مخازن سدها نام می‌برد.

جریان گلآلود در مخزن سدها اغلب در هنگام سلاپ به وجود آمده و اگر شیب کف زیاد (بالاتر از ۰/۰۱) و یا پهنه‌ای آن کم باشد به حرکت خود ادامه می‌دهد. در این حرکت، ذرات درشت‌تر در ناحیه دلتا سقوط کرده و فقط جریان ذرات ریز باقی می‌ماند که می‌تواند به انتهای مخزن و ساختمان سد برسد (Firoozabadi, et al., 2003) (Han and Morris, 1992) ذکر می‌کند که جریان گلآلود می‌تواند ذرات لای و رس را تا چند کیلومتر با خود حمل کند. محاسبه و پیش‌بینی عمر مخزن، نیازمند بررسی دقیق فرسایش، حمل و ته شنبه‌ی رسوبات است و از سوی دیگر به منظور حفظ و نگهداری مخازن موجود باید داشت و اطلاعات کافی برای درک بهتر مسازی مربوط به رسوبگذاری و بهبود عملکرد مخزن وجود داشته باشد. هدایت جریان گلآلود به سمت ساختمان سد و خارج ساختن آن می‌تواند موجب کاهش رسوبگذاری در مخزن شود و به همین دلیل کنترل رسوبگذاری، به شناخت رفتار جریانهای گلآلود وابسته است. در این صورت با گشودن دریچه‌های خروجی تحتانی در زمان مناسب می‌توان به تخلیه حداقل رسوبات و اتلاف حداقل آب دست یافت (Tsihrintzi and Alavian, 1996).

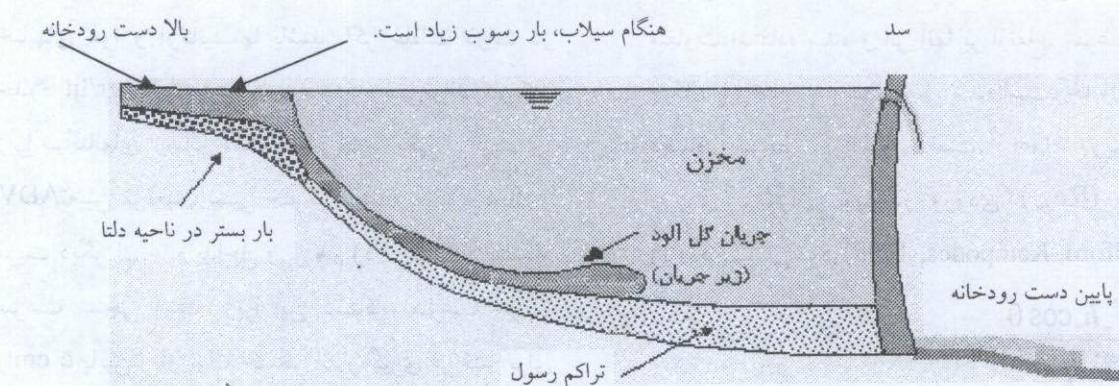
Cesare et al. (2001) در بررسیهای میدانی خود به این نتیجه رسیدند که جریانهای گلآلود حاصل از سیلاهای بزرگ می‌توانند مقادیر زیادی از رسوبات بستر را کنده و همراه با جریان، تا نزدیک ساختمان سد حمل کنند. بررسیهای میدانی جریان گلآلود ناشی از حرکت این

کف کش به درون مخزن کوچکتر (مخزن ایجاد هد ثابت) پمپ و بخش اضافی آن به درون مخزن تهیه مخلوط سریز می شود که این عمل، همچنین موجب چرخش جریان و ممانعت از نشینی می شود. یک پمپ کف کش دیگر در درون مخزن تغذیه قرار گرفته و عمل چرخش را انجام می دهد. همچنین از یک همزن برای جلوگیری از تهشیشی ذرات استفاده شده است. جریان حاوی ذرات بعد از مخزن ایجاد هد ثابت، به قسمتی از کanal وارد می شود که از بقیه کanal، توسط دیوار جدا شده و آب زلال به این قسمت راه ندارد. زمانی که سطح مخلوط چگال، هم سطح با آب صاف کanal اصلی شود، توسط یک دریچه زیر گذر (که به صورت کشویی باز می شود) جریان چگال در زیر آب صاف به کanal اصلی وارد می شود و در انتهای کanal به صورت کفسور و سیفون تخلیه می شود. عرض اولیه شاره چگال ۱۰ سانتیمتر و ارتفاع اولیه آن ۱/۲۵ سانتیمتر است. جریان چگال حاوی ذرات کاثولن در زیر آب صاف به سمت پایین دست در عرض و طول کanal گسترش می یابد. طرحواره ای از دستگاه آزمایش در شکل ۲ دیده می شود. شیب کanal توسط جکهای هیدرولیکی، حداقل تا ۳/۵٪ تغییر می کند. آزمایشها در سه شیب ۱، ۲ و ۳ درصد و در سه دبی ۱۰، ۱۵، ۲۰ لیتر بر دقیقه انجام شده است.

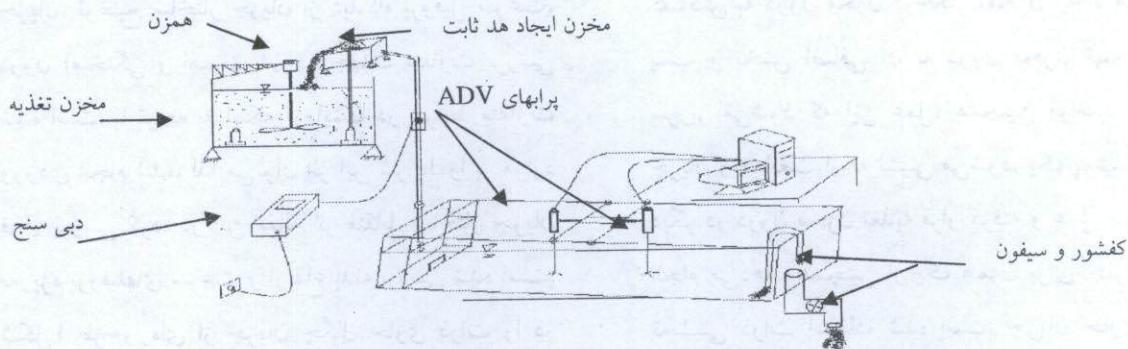
جریان، توضیح ساختار جریان از دیدگاه پروفیل سرعت، درون آمیختگی و اهمیت آن در جهات متفاوت بررسی شده است. با توجه به اینکه آزمایشها در شرایط متفاوت ورودی انجام شده، لذا می توان اثر این شرایط را بر موارد فوق بررسی کرد. در این مقاله اثر متقابل ساختار جریان به ویژه پروفیلهای سرعت و ارتفاع بدنه بررسی شده است. شکل ۱ طرح وارهای از جریان چگال حاوی ذرات را در مخزن سد نشان می دهد.

۲- دستگاه و روش انجام آزمایش

دستگاه آزمایش یک کanal شب پذیر به طول ۱۲ متر عرض ۱/۲۶ متر و ارتفاع ۰/۶ متر است. مخزن تغذیه (تهیه مخلوط) به شکل استوانه ای از فولاد ضد زنگ و به حجم ۲ متر مکعب در بالا دست قرار می گیرد و حاوی مخلوط ذرات و آب است. برای ایجاد مخلوط حاوی ذرات از کاثولن با چگالی مخصوص ۲۶۵۰ کیلو گرم بر متر مکعب- با اندازه متوسط ذرات حدود ۱۵-۱۰ میکرون- استفاده شده است. در این آزمایشها از سه غلظت وزنی (درصد وزنی کاثولن در آب) ۰/۱٪، ۰/۰۵٪ و ۰/۱۵٪ استفاده شد. به دلیل نیاز به هد ثابت در خروجی این مخزن و به منظور تنظیم دبی ثابت، در بالای این مخزن، مخزن کوچکتری به ابعاد ۳۰×۵۰×۵۰ cm تعبیه شده است. ابتدا مخلوط حاوی ذرات توسط پمپ



شکل ۱ شماتیک جریان چگالی



شکل ۲ شماتیک دستگاه آزمایش

شکل پیشانی از دو دوربین فیلم برداری دیجیتال استفاده شده است. کanal، اسکلت فلزی و دیوارهای شیشه ای دارد که قابل فیلم برداری از پهلو است. در سمت پهلوی کanal یک ریل فلزی ساخته شده که ارباب فیلم برداری بر روی آن حرکت می کند و با نصب دوربین بر روی آن می توان از پخش طولی، ارتفاع بدنه و پیشانی جریان با دقیقه 0.01 ثانیه فیلم برداری کرد. کف کanal برای اندازه گیری پخش طولی و عرضی جریان، شبکه بندی شده است. یک دوربین دیگر در بالای کanal تعییه شده تا از نحوه پخش عرضی جریان چگال فیلم برداری کند. چگالی شاره حاوی ذرات قبل از ورود به دریچه با نمونه گیری از آن توسط هیدرومتر با دقیقه 0.05 گرم بر سانتی متر مکعب اندازه گیری شده است. در نتیجه در طول حرکت شاره چگال غلظت موضعی اندازه گیری نشده است.

در این آزمایشها از سه غلظت، سه دبی و سه شیب متفاوت استفاده شده و اثر آنها بر ارتفاع، سرعت جریان چگال و ارتفاع رسوب بررسی شده است. جدول ۱ نشان دهنده شرایط آزمایش است. اعداد ریچاردسون ورودی (Ri_{in}) و رینولدز ورودی (Re_{in}) به صورت زیر تعریف می شود (Bradford, Katopodes, 1997)

$$Ri_{in} = \frac{g'_{in} h_o \cos \theta}{u_{in}^2} \quad (1)$$

$$Re_{in} = \frac{u_{in} h_o}{v} \quad (2)$$

برای اندازه گیری دبی جریان از دبی سنج اولتراسونیک ساخت شرکت Greyline مدل DFM با دقیقه 0.01 لیتر بر دقیقه استفاده شده است. این دبی سنج برای اندازه گیری دبی از پدیده داپلر در امواج استفاده می کند.

جهت اندازه گیری پروفیل سرعت از سرعت سنج آکوستیک ADV ۱۰ MHz ساخت شرکت Nortek با دقیقه 0.01 mm/s استفاده می شود. این سرعت سنج نیز از پدیده داپلر برای اندازه گیری استفاده می کند. دو حسگر دستگاه ADV به فاصله یک متر بر روی ارباب ریل دار واقع بر روی کanal سوار شده و می توانند در هر ارتفاعی مؤلفه های سرعت لحظه ای را در نقطه مورد نظر اندازه گیری کنند. لذا، با تغییر مکان عمودی حسگرها می توان پروفیلهای سرعت هر مقطع معینی را به دست آورد. وجود ذرات معلق در جریان برای کارکرد خوب دستگاه، ضروری است. این ذرات می توانند رسوب، حبابهای هوا و ارگانیسمها باشند. اگر غلظت ذرات در حدود 50gr/lit یا بیشتر باشد، دستگاه نمی تواند کار کند زیرا سیگنالهای ارسالی مستهلك می شود. یکی از مزیتهای ADV تعیین موقعیت نسبی حسگر نسبت به کف کanal و مزیت دیگر آن عدم تداخل و بر هم زدن جریان در هنگام سرعت سنجی است، زیرا این دستگاه، سرعت جریان 5 cm/s پایین تر از نوک حسگر اندازه گیری می کند. برای اندازه گیری پخش طولی و عرضی جریان و نیز مشاهده

لزجت آب در نظر گرفته شده است (Garcia, 1999). جدول ۱ نشان می‌دهد که محدوده عدد رینولدز ورودی در آزمایشات از ۳۶۰ تا ۳۰۲۰ داده است. همچنین اعداد ریچاردسون ورودی محدوده‌ای بین ۰/۰۰۶ تا ۰/۶ را پوشش می‌دهد. انتخاب این محدوده وسیع به این دلیل است که بتوان اثر عوامل مختلف را در جریان بررسی کرد.

h_0 ارتفاع و u_{in} سرعت جریان ورودی، V لزجت سینماتیک و θ شیب کف است.

$\rho_{in} = g(\rho_{in} - \rho_w)/\rho_w$ که g شتاب ثقل، ρ_{in} و ρ_w چگالی آب صاف است. با توجه به اینکه غلظتها مورد استفاده در این آزمایشها کم است، لذا از تاثیر آن بر لزجت مخلوط آب و ذرات کائولن صرفنظر شده و بنابر این لزجت جریان چگال برابر با

جدول ۱ مشخصات آزمایشها

RUN	S	C _{in}	Q _{in} (lit/min)	Re _{in}	Ri _{in}	T(°C)
۱	٪۳	٪۰/۵	۱۰	۱۵۳۲/۳۲۴	۰/۰۲۶۲	۱۷
۲	٪۳	٪۰/۵	۱۵	۲۲۹۷/۹۱۲	۰/۰۱۱۷۶	۱۷
۳	٪۳	٪۰/۵	۱۰	۱۵۳۲/۳۲۴	۰/۰۲۶۲	۱۷
۴	٪۳	٪۱	۲/۴	۳۶۶/۷۰۰	۰/۰۷۸۲	۱۷
۵	٪۳	٪۱	۱۵	۲۲۶۹/۹۴۰	۰/۰۱۴۷	۱۶/۰
۶	٪۳	٪۱	۱۰	۱۵۷۱/۰۴۴	۰/۰۳۳۱	۱۸
۷	٪۳	٪۱	۵	۷۸۴/۹۳۳	۰/۱۳۲۶	۱۸
۸	٪۳	٪۱	۶	۹۲۹/۹۳۴	۰/۰۹۲۱	۱۷/۰
۹	٪۳	٪۰/۵	۵	۷۶۵/۰۵۷	۰/۱۰۵	۱۷
۱۰	٪۳	٪۱/۵	۲۰	۲۹۹۰/۹۳	۰/۰۱۰۰	۱۶
۱۱	٪۳	٪۱/۵	۱۵	۲۲۴۲/۶۴۰	۰/۰۱۷۷	۱۶
۱۲	٪۳	٪۱/۵	۱۰	۱۴۵۰/۶۰۷	۰/۰۴۰۶	۱۵
۱۳	٪۳	٪۱/۵	۲۰	۲۷۵۹/۱۴۸	۰/۰۰۹۹	۱۲
۱۴	٪۲	٪۰/۵	۱۰	۱۴۵۰/۶۰۷	۰/۰۲۶۶	۱۵
۱۵	٪۲	٪۰/۵	- ۱۰	۲۲۴۲/۶۴۰	۰/۰۱۱۶۰	۱۶
۱۶	٪۲	٪۰/۵	۲۰	۲۹۹۰/۹۳۵	۰/۰۰۶۵	۱۶
۱۷	٪۲	٪۱	۱۰	۱۰۲۰/۱۸۲۹	۰/۰۳۳۶	۱۷
۱۸	٪۲	٪۱	۱۵	۲۱۹۱/۸۸۵	۰/۰۱۴۷	۱۰
۱۹	٪۲	٪۱	۲۰	۲۹۲۲/۲۴۵	۰/۰۰۸۲	۱۰
۲۰	٪۲	٪۱	۱۵	۲۲۶۹/۹۴۰	۰/۰۱۴۷	۱۶/۰
۲۱	٪۲	٪۱/۵	۱۰	۱۰۰۲/۳۱۶	۰/۰۴۰۶	۱۶/۰
۲۲	٪۲	٪۱/۵	۱۵	۲۲۶۹/۹۴۰	۰/۰۱۷۷	۱۶/۰
۲۳	٪۲	٪۱/۵	۲۰	۳۰۲۷/۳۴۳	۰/۰۱۰۰	۱۶/۰
۲۴	٪۱	٪۰/۵	۱۰	۱۴۸۴/۲۴۸	۰/۰۲۶۵	۱۶
۲۵	٪۱	٪۰/۵	۱۰	۱۴۸۴/۲۴۸	۰/۰۲۶۵	۱۶
۲۶	٪۱	٪۰/۵	۱۵	۲۲۴۲/۶۴۰	۰/۰۱۱۶	۱۶
۲۷	٪۱	٪۱	۱۰	۱۴۷۷/۱۴۲	۰/۰۳۳۵	۱۵/۸
۲۸	٪۱	٪۰/۵	۲۰	۲۸۷۸/۰۵۲	۰/۰۰۶۰۴	۱۴/۰
۲۹	٪۱	٪۰/۵	۲۰	۲۷۹۷/۸۳۳	۰/۰۰۶۰۴	۱۳/۰
۳۰	٪۱	٪۱	۱۵	۲۱۲۷/۸۸۲	۰/۰۱۴۷	۱۴
۳۱	٪۱	٪۱	۲۰	۲۹۹۰/۹۳۵	۰/۰۰۸۲۶	۱۶
۳۲	٪۱	٪۱/۵	۱۰	۱۰۵۹/۲۵۸	۰/۰۴۰۶	۱۸
۳۳	٪۱	٪۱/۵	۱۵	۲۲۴۲/۶۴۰	۰/۰۱۷۷	۱۶
۳۴	٪۱	٪۱/۵	۲۰	۳۰۲۷/۳۴۳	۰/۰۱۰۰	۱۶/۰

شیب و غلظت بر ارتفاع بدون بعد جریان چگال نشان داده شده است. دیده می‌شود که با افزایش دبی، ارتفاع جریان چگال در تمام شبها و غلظتها افزایش می‌یابد. همچنین این ارتفاع در جهت جریان کاهش می‌یابد و در انتهای کanal تغییرات آن بسیار کم شده و تقریباً ثابت می‌ماند. در همه موارد حداکثر ارتفاع جریان چگال در حوالی ابتدای کanal دیده می‌شود که می‌توان گفت ناشی از تغییر رژیم جریان است. می‌توان تغییرات ارتفاع جریان را به درون آمیختگی ربط داد. درون آمیختگی (entrainment) میزان آب صافی است که به دلیل وجود برش در فصل مشترک، به درون جریان چگال کشیده می‌شود. ذکر این نکته لازم است که میزان درون آمیختگی در فصل مشترک، به پایداری فصل مشترک بستگی دارد. هر چه فصل مشترک پایدارتر باشد درون آمیختگی و شدت آشفتگی جریان کمتر است. میزان پایداری در فصل مشترک نیز تابعی از تنفس برشی و گرادیان فشار هیدرواستاتیکی عمود بر فصل مشترک است. به این معنی که هر چه تنفس برشی بیشتر باشد، میزان پایداری کمتر است و هر چه گرادیان فشار هیدرواستاتیکی بیشتر باشد موجب انسجام بیشتر در فصل مشترک می‌شود، و لذا پایداری بیشتر است.

هم‌چنانکه در جدول دیده می‌شود، درجه حرارت آب نیز ارائه شده تا بتوان اثر آن را در محاسبه لزجت سینماتیک وارد کرد. در این جدول S شیب کف کanal است و C_{in} غلظت وزنی مخلوط در ورودی است که به صورت زیر تعریف می‌شود:

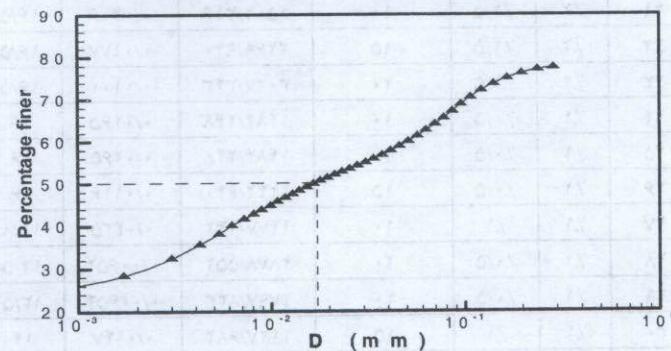
$$C_{in} = \frac{w_k}{w_w + w_k} \times 100 \quad (3)$$

w_k و w_w به ترتیب وزن آب و کاثولن مخلوط شده هستند. شکل ۳ منحنی دانه‌بندی ذرات کاثولن را نشان می‌دهد. در تهیه این ذرات دقیق شده تا درصد ناخالصیها به حداقل برسد. چنانکه در شکل ۳ دیده می‌شود D_{50} ذرات حدود ۱۱ میکرون است. این محدوده ذرات رس را به خوبی پوشش می‌دهد.

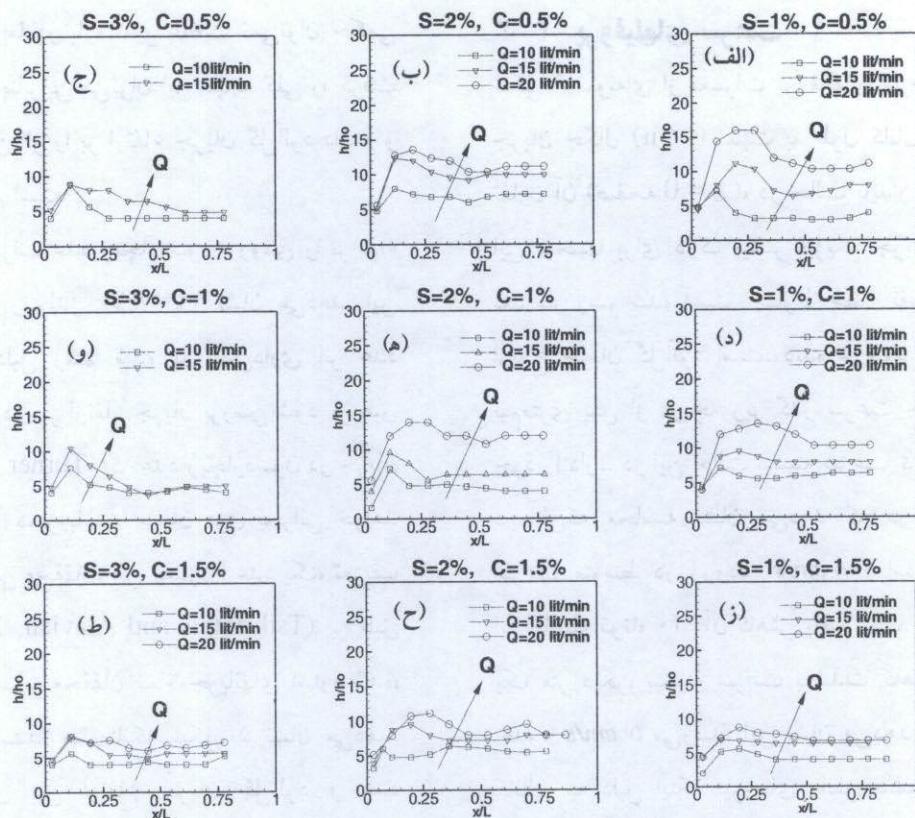
۳- نتایج حاصل از آزمایشها

۳-۱- ارتفاع بدنه جریان

در شکل ۴ ارتفاع جریان چگال بر حسب ارتفاع دریچه زیر گذر، h_0 ، و موقعیت جریان چگال از ورودی، x ، بر حسب طول کanal ($L = 12m$) بدون بعد شده است. ارتفاع از دیوار شیشه‌ای کanal اندازه‌گیری شده و فرض می‌شود که ارتفاع جریان چگال در تمام عرض کanal یکسان است. در نمودارهای ۴-الف تا ۴-ط اثر دبی،



شکل ۳ منحنی دانه‌بندی ذرات کاثولن مورد آزمایش



شکل ۴ ارتفاع جریان گل آلود در طول کanal و نسبت به تغییرات دبی، شبیه و غلظت.

با بررسی شکلها از بالا به پایین، اثر افزایش غلظت دیده می شود. اگر چه به نظر می رسد که با افزایش غلظت ارتفاع کمتر می شود، اما نتیجه گیری کلی امکان پذیر نیست. مقایسه شکلها که با اندازه محورهای یکسان رسم شده نشان می دهد که اثر غلظت در محدوده $1/5\%$ به طور محسوسی از ارتفاع جریان چگال می کاهد، اما در عوض، اثر دبی را - که تغییرات آن همه جا به صورت مستقیم بر ارتفاع دیده می شود - را تعديل کرده و کاهش می دهد. همچنین نمی توان گفت که افزایش غلظت در هر حالی به افزایش ارتفاع بدن منجر می شود. با حرکت از شکلهای بالا به پایین به نظر می رسد که غلظت، فقط در صورتی می تواند به کاهش ارتفاع جریان منجر شود که از حد معینی بالاتر باشد.

به هر حال از شکلهای بالا چنین نتیجه می شود که تأثیر دبی مشخص بوده و با افزایش دبی ارتفاع جریان چگال

با وجود این همانطور که از شکل ۴ بر می آید، برای هر دبی خاص ارتفاع جریان چگال به سمت یک مقدار ثابت می کند. در واقع جریان چگالی در اصطلاح به حالت ثبت شده^۱ می رسد. این امر چنان دور از واقع به نظر نمی رسد، زیرا تمام آزمایشها انجام شده در شکل ۴ در شبیهای ملایم انجام شده است.

در هر ردیف از نمودارهای شکل ۴، اگر از راست به چپ حرکت کنیم اثر تغییرات شبیب بر ارتفاع جریان مشاهده می شود. هم چنانکه دیده می شود، با افزایش شبیب، ارتفاع جریان چگال کاهش می یابد. با توجه به اینکه افزایش شبیب، نیروی رانش را در جهت جریان اضافه می کند، بنابراین، جریان شتاب گرفته و سرعت آن بیشتر می شود و به تبع آن، ارتفاع جریان کاهش پیدا می کند. اما هم چنانکه از شکلهای سمت چپ دیده می شود، با تغییر شبیب به سه درصد، اثر تغییرات غلظت به طور محسوسی کاهش می -

1. Established-Flow

۳-۲- پروفیلهای سرعت

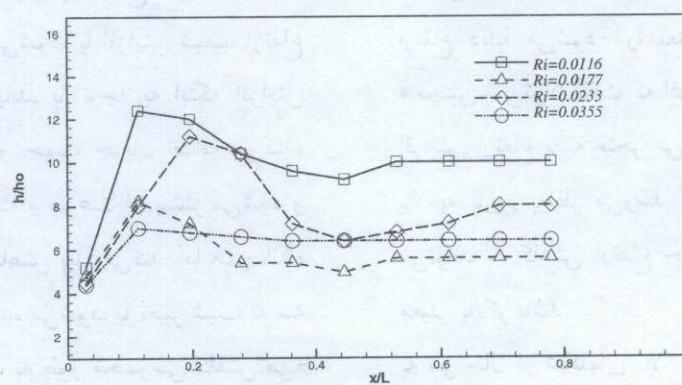
شکل ۶ نمونه‌ای از تغییرات پروفیلهای سرعت در جهت جریان چگال (۱۱) را نسبت به طول کanal و در صفحه تقارن آن (صفحه $z=0$)، در حالت پایدار نشان می‌دهد. این منحنیها برای درک بیشتر فیزیک جریان به صورت بعد دار رسم شده است. خطوط خط- نقطه نشان دهنده ارتفاع جریان گلآلود است. دیده می‌شود که در فاصله نیم‌متری پس از دریچه زیر گذر سرعت حد اکثر مقدار خود را دارد. در این حالت بیشینه سرعت 16 cm/s است، در حالی که محاسبه نشان می‌دهد که در این آزمایش سرعت متوسط در ورودی $26/6 \text{ cm/s}$ است که پس از این فاصله کوتاه 40% آن کاهش یافته است. اما پس از طی یک متر دیگر، بیشینه سرعت به شدت کاهش یافته و به حدود 5 cm/s می‌رسد. این نشان می‌دهد که در ابتدای کanal- به دلیل اینکه نیروهای رانش بیشتری به جریان وارد می‌شود- جریان چگال، شتاب و سرعت بیشتری می‌گیرد.

با دور شدن هرچه بیشتر از ورودی و عریض شدن جریان چگال، به دلیل استهلاک نیروی اینرسی در تقابل با لرخت و درون آمیختگی به دلیل برش شدید از سرعت بیشینه کاسته می‌شود. در نتیجه، به غیر از منطقه ورودی، در بقیه نقاط کanal نیروهای موثر رانش، نیروی مولفه وزن ظاهری جریان چگال در جهت جریان (جهت x) خواهد بود.

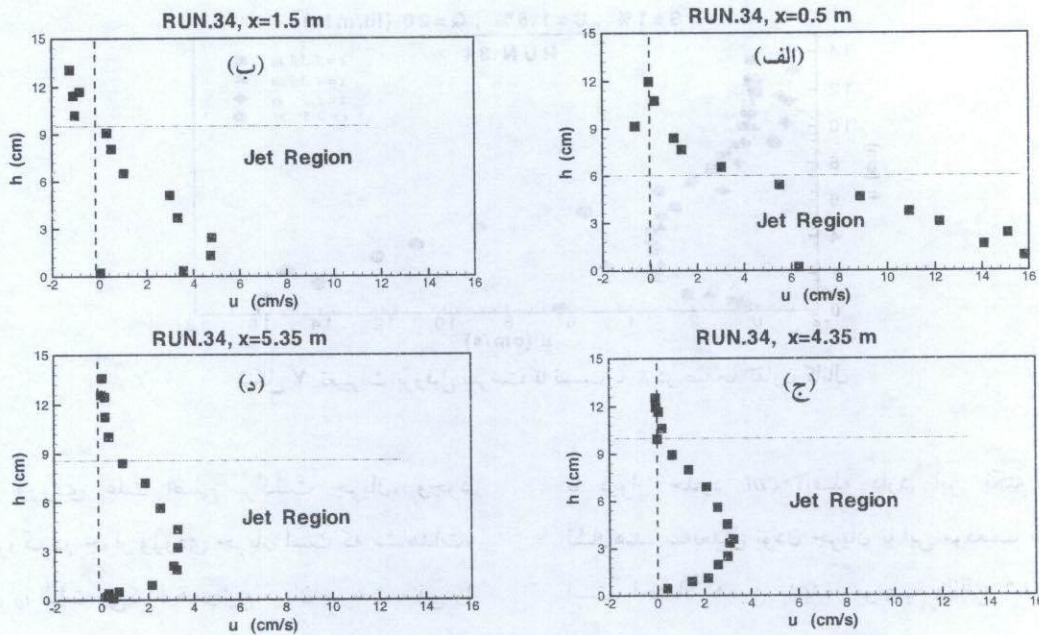
افزایش می‌یابد. اما در باره تاثیر غلظت نمی‌توان حکمی کلی صادر کرد. بنابراین می‌توان این نتیجه کلی را گرفت که دبی، بارزترین اثر را بر ارتفاع جریان گلآلود داشته و اثر آن نیز مستقیم است.

شکل ۵ اثر تغییرات عدد ریچاردسون ورودی را بر بدنه جریان در عدد رینولدز $2242/640$ نشان می‌دهد. این شکل به این دلیل رسم شده تا معنی‌داری اثر عدد ریچاردسون ورودی بر ارتفاع جریان بررسی شود. بر طبق پیشنهاد (Turner 1973) اگر عدد ریچاردسون در جریان گلآلود از $25/0$ کمتر باشد، جریان فوق بحرانی خواهد بود، اگرچه بعضی محققان، این معیار را عدد یک، تعریف کرده اند (Tsihrintzis and Alavian, 1996). بر طبق تعریف ترنر و سایر محققان تمام جریانهای اشاره شده، فوق بحرانی هستند. همچنانکه شکل ۵ نشان می‌دهد، رابطه معنی‌داری بین ارتفاع جریان گلآلود و عدد ریچاردسون ورودی دیده نمی‌شود.

این نمودار نکته دیگری را نیز آشکار می‌سازد و آن اینکه در تمام طول جریان، نمی‌توان عدد بدون بعد واحدی را بر جریان گلآلود حاکم دانست. اگرچه به دلیل عدم دسترسی به غلظتها موضعی، امکان محاسبه عدد ریچاردسون موضعی میسر نشد، اما شاید بتوان منحنی فوق را چنین تعبیر کرد که به دلیل تغییر توازن نیروها در طی جریان از ورودی به خروجی، در هر قسمت نیروهای حاکم متفاوت است.



شکل ۵ اثر عدد ریچاردسون ورودی بر ارتفاع بدنه جریان

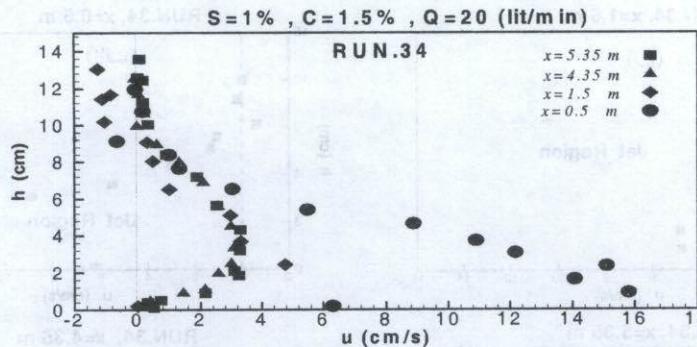


شکل ۶ تغییرات پروفیلهای سرعت u نسبت به طول کanal و در صفحه تقارن آن

می دهد که در فواصل نزدیک به دریچه زیر گذر، علاوه بر بالا بودن سرعت بیشینه، مقدار سرعت منفی نیز زیاد است. جریان چگال در ورود به کanal به دلیل حرکت در زیر آب صاف، لایه برشی^۱ قوی در فصل مشترک ایجاد می کند. این لایه برشی موجب به درون کشیدن میزان زیادی از آب صاف بالای شاره چگال به داخل آن می شود. علاوه بر آن در ورود و در بالای دریچه زیر گذر، گردداب ایجاد می شود. وجود سرعت منفی در مولفه سرعت در جهت جریان (u) بیانگر حضور این گردداب است. همچنین با فاصله گرفتن از ورودی، محل سرعت بیشینه و متوسط به سمت بالاتر از جدار جایه جا شده و درون آمیختگی ناچیز می شود یا ثابت باقی می ماند. از شکل ۷ همچنین مشاهده می شود که هر چه از ورودی دورتر شویم، میزان سرعت منفی یا جریان برگشتی کمتر می شود.

شکل ۶ همچنین نشان می دهد که در $x = 0.5$ ارتفاع جریان گل آلود $6/1 \text{ cm}$ است، در حالی که پروفیل سرعت تا ارتفاع $y = 10/5 \text{ cm}$ کشیده شده است و این نشان از برش شدید در فصل مشترک این ناحیه دارد. این برش به درون آمیختگی در پایین دست منجر خواهد شد. به دلیل وجود برش در فصل مشترک جریان چگال و آب صاف-که ناشی از اختلاف چگالی و غلظت دو لایه است- ناپایداری در فصل مشترک زیاد شده و آب صاف به درون جریان چگال کشیده خواهد شد. هرچه سرعت جریان چگال بیشتر باشد، شدت درون آمیختگی بیشتر خواهد شد. همچنانکه از شکل (۶-ب) دیده می شود، در $x = 1/5 \text{ m}$ ارتفاع جریان گل آلود $9/5 \text{ سانتیمتر}$ بوده و پروفیل سرعت نیز تا ارتفاع بیش از 15 سانتیمتر کشیده شده است. افزایش ارتفاع جریان چگال همچنان ادامه دارد، در حالی که پروفیل سرعت به حالت ثبیت شده نزدیک می شود. اما در فواصل اندازه گیری شده بعدی، ارتفاع بدنه جریان کاهش یافته و به مقدار ثبیت شده رسیده و پروفیل سرعت نیز تغییراتی را نشان نمی دهد. در شکل ۷ همه این منحنیها یکجا رسم شده و نشان

1. Shear layer

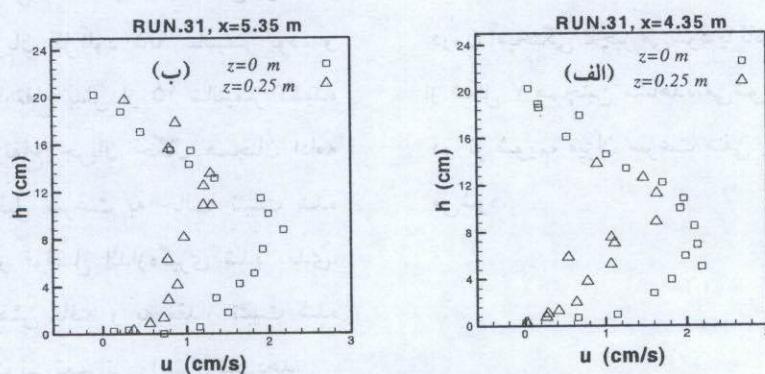
شکل ۷ تغییرات پروفیل سرعت u نسبت به x در صفحه تقارن کanal

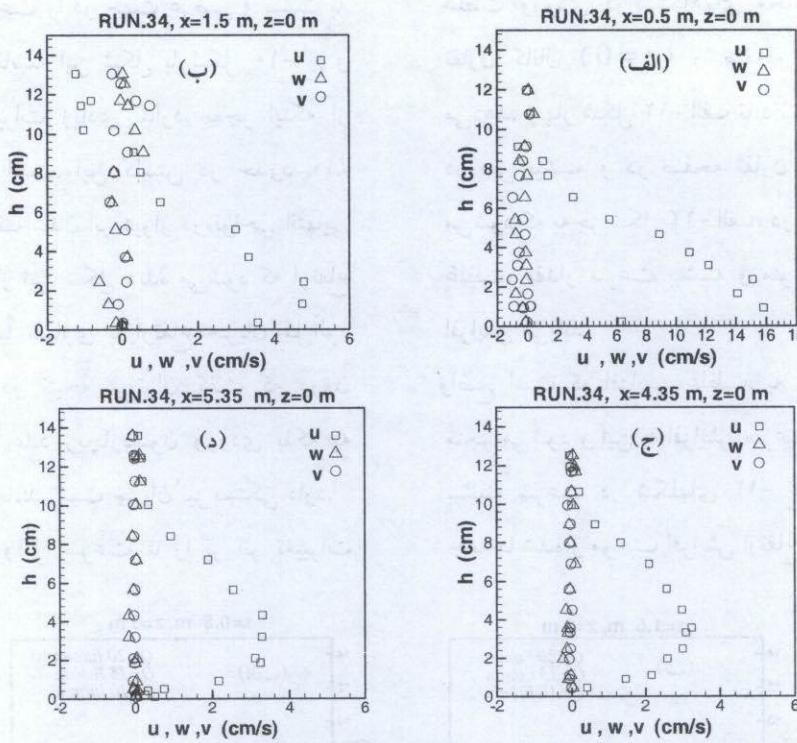
تا دیوار حدود 40 cm اصله دارد. این نکته همچنین نشان‌هندۀ سه‌بعدی بودن جریان تا این موقعیت طولی (x) است. احتمالاً همین پدیده، موجب کانالی شدن جریان می‌شود.

شکل ۹ تغییرات هرسه مولفه پروفیل سرعت u ، v و w را به ترتیب در جهت‌های x ، y و z مقایسه می‌کند. مولفه‌های سرعت v و w در صفحه مرکزی، به جز مقطع سرعت v و w در تمام مقاطع و در صفحه تقارن کanal (صفحه $z = 0$) ناشی از اغتشاشات $x = 1/5 \text{ m}$ و $x = 4/5 \text{ m}$ که احتمالاً ناشی از اغتشاشات ناشی از پرش هیدرولیکی است، در سایر نقاط، برابر صفر است. می‌توان گفت که به دلیل تقارن پروفیلهای سرعت در تمام مقاطع و در صفحه تقارن کanal (صفحه $z = 0$)، $v = 0$ است. اگرچه انتظار می‌رود در سایر مقاطع در امتداد عرضی به دلیل درون آمیختگی در فصل مشترک جانبی سرعت عرضی، w ، وجود داشته باشد.

در ناحیه ورودی علت اصلی برگشت جریان، وجود گرداب بزرگ در جوار ورودی جریان است که مشاهدات، وجود آن را اثبات می‌کند؛ همچنین میزان سرعت منفی را می‌توان به پرش هیدرولیکی داخلی مربوط کرد.

شکل ۸ تغییرات پروفیل سرعت u نسبت به عرض کanal (z) را نشان می‌دهد. همانطور که مشاهده می‌شود در مقطع $z = 0/25 \text{ m}$ پروفیل سرعت کاسته می‌شود و مقدار سرعت بیشینه و متوسط به سمت بالا جابه‌جا می‌شود. همچنین با توجه به کم شدن شیب منحنی در نزدیکی بستر، مقدار تنفس برشی در جوار بستر و در نتیجه قابلیت حمل رسوب کاهش می‌یابد. همچنین در مقطع $z = 4/25 \text{ m}$ شکل پروفیل سرعت از حالت سهموی 63 cm خارج می‌شود. با توجه به اینکه نصف عرض کanal است، مشاهده شکل پروفیل سرعت در مقطع نشان داده شده، نشان از اثر جدی دیوار در این نقطه دارد. این نقطه

شکل ۸ تغییرات پروفیل سرعت u نسبت به عرض (z) و طول کanal (x).



شکل ۹ تغییرات مولفه‌های سرعت در صفحه تقارن کanal ($z = 0$) و در ایستگاه‌های متفاوت

می‌توان افزایش تنش برشی بستر و افزایش ارتفاع بدنه جریان چگالی دانست. در $x = 0/5\text{ m}$ (شکل ۱۰-a) هنوز سرعت منفی زیاد نشده است، در حالی که در شکل ۱۰-الف سرعت منفی بیشتر شده است. این حاکی از آن است که عمدۀ درون آمیختگی در این ناحیه انجام می‌شود. از شکلهای ۱۰-ج و ۱۰-د دیده می‌شود که سرعت منفی در همه دیها برابر صفر بوده و بنابراین تثبیت جریان در این مکانها قطعی است. از شکل ۱۰-الف و ۱۰-ب همچنین دیده می‌شود که با افزایش دبی، شدت درون آمیختگی بیشتر می‌شود و اثر برش در ارتفاعهای بالاتری دیده می‌شود. با دقت بیشتر در شکل ۱۰-الف دیده می‌شود که سرعت بیشینه با افزایش دبی افزایش می‌یابد، اما سطوح زیر منحنیها متناسب با افزایش دبی نیست و انتگرال این سطوح نشان می‌دهد که درون آمیختگی به صورت توانی با دبی رابطه دارد که می‌تواند ناشی از افزایش برش در فصل مشترک باشد.

همچنین از شکل ۹-ب دیده می‌شود که افزایش درون آمیختگی در فصل مشترک، موجب ایجاد نوسانات شدید در سایر جهتها نیز می‌شود. از ایستگاه $x = 4/35\text{ m}$ به بعد به دلیل ناچیز بودن درون آمیختگی، سرعت عمودی (v) نیز برابر صفر است.

در شکل ۱۰ تغییرات پروفیل سرعت u در اثر تغییرات دبی در x های مختلف واقع در صفحه تقارن کanal (صفحه $z = 0$) ارائه شده است. در این شکل دیده می‌شود که در تمامی مقاطع، با افزایش دبی، به مقدار سرعت بیشینه و سرعت متوسط افزوده می‌شود. زیرا با افزایش دبی، نیروهای رانش (نیروی اینرسی حاصل از جریان ورودی و نیروی مولفه وزن ظاهری جریان چگال در جهت جریان) افزایش می‌یابد. شب منحنی در نزدیک بستر با افزایش دبی افزایش پیدا می‌کند، بنابراین به مقدار تنش برشی در جوار بستر افزوده می‌شود.

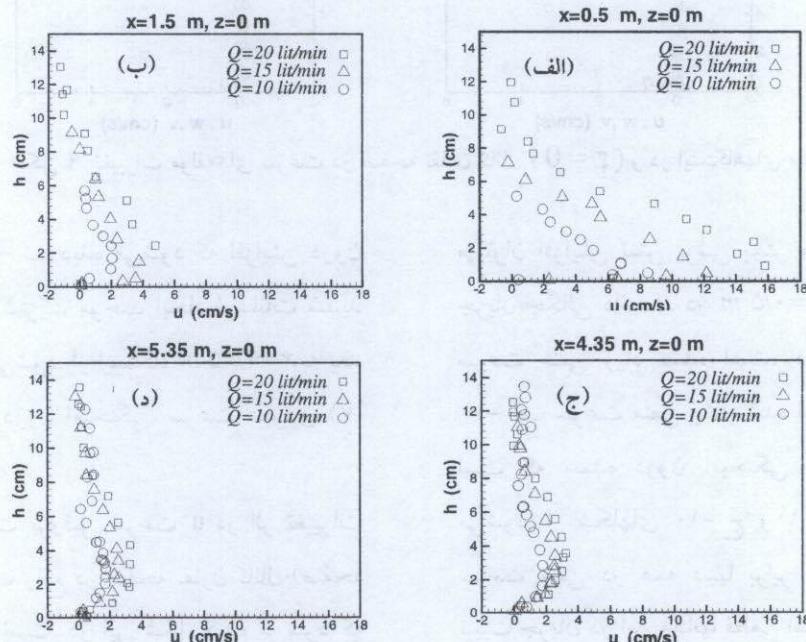
با افزایش دبی، موقعیت سرعت بیشینه و متوسط به سمت بالا (y های مثبت) جابه‌جا می‌شود، دلیل این پدیده را

غلظت ورودی درایستگاههای مختلف واقع در صفحه تقارن کanal ($z=0$) و صفحه $z=0.25\text{ m}$ نشان می‌دهد. چهار شکل ۱۲-الف تا د نشان دهنده تأثیر غلظت در دبی بیشینه و در صفحه تقارن کanal است. مشاهده می‌شود که به جز شکل ۱۲-الف، در بقیه شکلها با افزایش غلظت، مقدار سرعت بیشینه و متوسط در تمامی مقاطع افزایش می‌یابد.

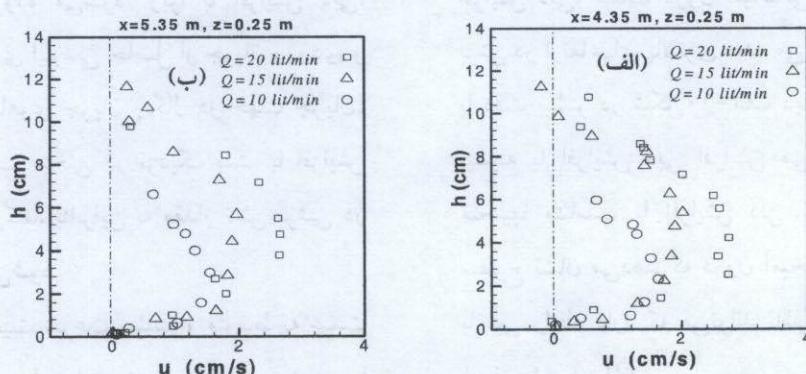
واضح است که افزایش غلظت، به افزایش نیروی رانش منجر می‌شود و این به افزایش سرعت می‌انجامد. همچنین بیشینه سرعت در شکلهای ۱۲-ج و د به سمت بالا جابه‌جا شده و موجب افزایش ارتفاع جریان می‌شود.

شکل ۱۱ تغییرات سرعت را در جهت عرضی و نسبت به دبی نشان می‌دهد. مقایسه این شکل با شکل ۱۰-ج و ۱۰-د نشان از تغییرات زیادی ندارد. به جز اینکه از بیشینه‌ها کاسته شده است. این کاستن در حدود ۱۰٪ است و نشان از ضعیف شدن اثر دیوار در نواحی انتهایی کanal دارد. همچنین از این شکل دیده می‌شود که ارتفاع پروفیل سرعت، تقریباً مساوی با ارتفاع جریان گل آسود است (شکل ۴) و در نتیجه می‌توان گفت که درون آمیختگی نه فقط به عدد ریچاردسون ورودی بلکه به حوادث درون کanal، مانند تثیت جریان نیز بستگی دارد.

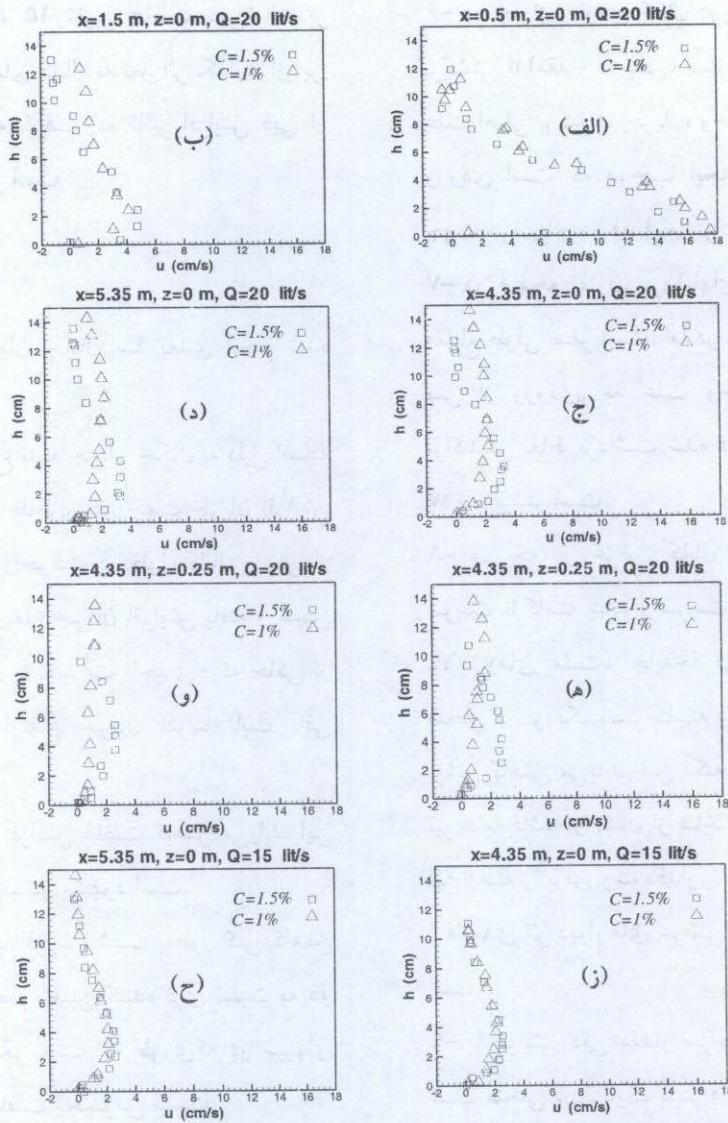
شکل ۱۲ تغییرات پروفیل سرعت u را بر اثر تغییرات



شکل ۱۰ تغییرات پروفیل سرعت u بر اثر تغییرات دبی



شکل ۱۱ اثر تغییرات دبی بر پروفیل سرعت u در مقطع عرضی

شکل ۱۲ تغییرات پروفیل سرعت u در اثر تغییرات غلظت ورودی ($S=1\%$)

افزایش غلظت در همه شکلها به افزایش سرعت جریان منجر می‌شود. همچنین مشاهده می‌شود که با حرکت از خط تقارن کanal به سمت جدار از سرعت بیشینه کاسته شده و شبیه آن نیز کم می‌شود. حرکت به سمت پایین دست نیز این پدیده را شدت می‌بخشد و لذا هم-چنانکه ذکر شد، دیوارهای عرضی، اثر قابل توجهی بر رسویگذاری دارد. مقایسه شکل‌های ۱۲-ج، ز و ۱۲-د، ح اثرات توأم غلظت و دبی را بر پروفیل سرعت در صفحه تقارن کanal نشان می‌دهد. از این دو مقایسه دیده می‌شود که زمانی غلظت اثر خود را آشکار می‌سازد که دبی کافی

بررسی منحنی ارتفاع جریان در این دو غلظت نشان می‌دهد که افزایش غلظت در این شرایط به درون آمیختگی شدیدتری منجر می‌شود. همچنین کاهش غلظت، به افزایش 40% ارتفاع جریان می‌انجامد. مقایسه شکل‌های ۱۲-ج و ۱۲-ه با نتایج ارتفاع جریان همچنین نشان می‌دهد که پروفیل سرعت تا ارتفاع بسیار بالاتری کشیده می‌شود و علاوه بر آن شبیه سرعت را کاهش داده و زمینه را برای رسویگذاری بیشتر آماده می‌کند. مقایسه شکل‌های ۱۲-ج، د، ه و ۱۲-ز اثر تغییر غلظت را در پروفیل سرعت و در عرض جریان گل آلود نشان می‌دهد.

۶- هر چه از ورودی کanal دورتر می شویم، میزان جریان برگشتی u (مقدار u منفی) کمتر می شود. در ناحیه ورودی علت اصلی برگشت جریان، وجود گرداب بزرگ در جوار ورودی است که موجب ایجاد درون آمیختگی در دو

جهت عرضی و در فصل مشترک می شود.

۷- در صفحه تقارن، پروفیلهای سرعت v , W , در بیشتر مقاطع طولی صفر است، اما در منطقه ابتدایی کanal و کمی پس از ورودی، به علت وجود اختشاش در جریان، پراکندگی نقاط برداشت شده در مورد پروفیلهای سرعت W و v بیشتر است.

۸- هر چه در عرض کanal پیش می رویم از حد اکثر سرعت u کاسته شده و سرعت بیشینه و متوسط به سمت بالا (وهای مثبت) جابه جا می شود. همچنین از شبیه منحنی در نزدیک بستر کاسته می شود. بنابراین مقدار تنفس برشی کاهش می یابد. این نکته حتی پس از ثبت جریان نیز ادامه داشته و نشان از ساختار سه بعدی جریان دارد و این زمینه را برای رسوبگذاری آماده می کند. لذا در جریان سه بعدی اثر دیوارهای عرضی در رسوبگذاری بسیار زیاد است.

۹- با افزایش دبی مقدار سرعت بیشینه و متوسط و نیز شبیه منحنی در نزدیک بستر در هر مقاطع افزایش می یابد.

۱۰- با افزایش غلظت در دیوهای بالا، سرعت بیشینه و متوسط در تمام مقاطع غیر از منطقه ورودی افزایش می یابد. افزایش غلظت در دبی پایین اثری بر پروفیل سرعت ندارد.

۵- تشکر و قدرانی

بدین وسیله از کارکنان سختکوش مؤسسه آب و انرژی دانشگاه صنعتی شریف به ویژه از آقای مهندس حکیم جوادی- که درساخت بخشی از قطعات دستگاه آزمایش همکاری صمیمانه داشتند- و همچنین از قطب تبدیل انرژی دانشکده مکانیک دانشگاه شریف که امکان انجام آزمایشها را فراهم نموده، تشکر می نمایم.

باشد. در دبی lit/min ۱۵ تغییر غلظت نمی تواند بر پروفیل سرعت در نیمه های کanal به بعد اثر بگذارد. از این شکل نیز می توان نتیجه گرفت که تاثیر افزایش دبی از سایر متغیرها چشمگیرتر است.

۴- نتیجه گیری

آزمایشهای که در جریان چگال سه بعدی انجام شده نشان می دهد که:

۱- با افزایش دبی، ارتفاع بدنه جریان چگال به دلیل اضافه شدن مولفه نیروی وزن ظاهری در جهت جریان افزایش می یابد. در دبی ثابت، با حرکت در طول کanal و پس از دریچه زیر گذر، ابتدا ارتفاع جریان افزایش یافته و سپس کم می شود و پس از آن با تغییرات ناچیزی- که حاکی از ثبت جریان است- ارتفاع جریان تقریباً ثابت باقی می ماند.

۲- ارتفاع بدنه جریان با افزایش غلظت کاهش می یابد، این کاهش در غلظتهاي بالا بیشتر مشهود است.

۳- ارتفاع بدنه جریان با افزایش شبیه به طور کلی کاهش می یابد و شبیه بالا، عنصر تعیین کننده تری نسبت به دو پارامتر ارزیابی شده دیگر است. به طوری که در شبیهای بالا اثر افزایش دبی و غلظت محسوس نیست.

۴- نوساناتی نسبت به زمان در فصل مشترک بدنه جریان چگال و آب صاف مشاهده می شود که دامنه آن در نزدیکی ورودی بیشتر است. شاید بتوان علت این پدیده را در تنفس برشی ایجاد شده در فصل مشترک بین آب تمیز ساکن و جریان چگال جستجو کرد.

۵- هر چه از ورودی کanal دورتر می شویم، از سرعت بیشینه و متوسط کاسته می شود. علت این پدیده را می توان استهلاک نیروهای اینرسی در اثر لرجه دانست. همچنین سرعت بیشینه و متوسط به سمت بالا (وهای مثبت) جابه جا می شود. دلیل این پدیده را نیز می توان در وجود تنفس برشی بیشینه در بستر و کاهش نیروهای رانش جریان چگالی جستجو کرد.

- [4] Bonnecaze, R. T., Huppert, H.E., Lister, J. R.(1993). "Particle Driven Gravity Currents," *J. of Fluid Mechanics*, 250, 339-369.
- [5] Bradford, S.F., Katopodes, N.D. (1999). "Hydrodynamics of Turbid Underflows, I: Formulation and Numerical Analysis", *J. of Hydraulic Engng.*, ASCE, 125(10), 1006-1015.
- [6] Cesare, G. D., Schleiss, A., Hermann, F. (2001). "Impact of Turbidity Currents on Reservoir Sedimentation" *J. of Hydraulic Engng.*, 127(1), 6-16.
- [7] Fan, J.; Morris, G. (1992). "Reservoir Sedimentation .II: Reservoir Desiltation and Long Term Storage Capacity", *J. of Hydraulic Engng.*, ASCE, 118(3), 370-384.
- [8] Firoozabadi, B., Farhanieh, B., Rad, M. (2003). "Hydrodynamics of 2-D Laminar Turbidity Current", *Journal of Hydraulic Research*, 41(6), 623-630.
- [9] Fukushima, Y., Hayakawa, N. (1995). "Dynamics of Three Dimensional Inclined Thermals", *J. of Hydraulic Engng.*, ASCE, 121(8), 600-607.
- [10] Garcia, M. H. (1994). "Depositional Turbidity Currents Laden with Poorly Sorted Sediment", *J. of Hydraulic Engng.*, ASCE, 120(11), 1240-1263.
- [11] Lee, H.Y., Yu, W.S. (1997). "Experimental Study of Reservoir Turbidity Current", *J. of Hydraulic Engng.*, ASCE, 123(6), 520-528.
- [12] Lemmin, U., Rolland, T. (1997). "Acoustic Velocity Profiler: Laboratory and Field Studies", *J. Hydraulic Engng.*, ASCE, 123(12), 1089-1098.
- [13] Tsirhirtzis, V. A., and Alavian, V. (1996). "Spreading of Three- Dimensional Inclined Gravity Plumes", *J. of Hydraulic Research*, 34(5), 695-711.
- [14] Turner, J. S. (1973). *Buoyancy Effects in Fluids*, Cambridge University Press, London, U.K.
- [15] Yu, W.S., Lee, H. Y., and Hsu, M.S. (2000). "Experiments on Deposition Behavior of Fine Sediment in a Reservoir", *J. of Hydraulic Engng.*, 126(12), 912-920.

۶- علائم

C_{in}	غلظت وزنی (درصد وزنی کائولن در آب) ورودی
g	شتاب گرانش
g'	شتاب ثقل کاهش یافته $= g (\rho_{in} - \rho_w) / \rho_{in}$
h_0	ارتفاع جریان چگال در ورودی (ارتفاع دریچه ورودی)
Q_{in}	دبی حجمی جریان چگال در ورودی
S	شیب (درصد)
T	درجة حرارت آب
u_{in}	سرعت جریان چگال در ورودی
ρ_{in}	جرم ویژه جریان چگال در ورودی
u	سرعت جریان چگال در جهت محور x
v	سرعت جریان چگال در جهت محور y
w	سرعت جریان چگال در جهت محور z
w_k	وزن کائولن به کار رفته در تهیه مخلوط
w_w	وزن آب به کار رفته در تهیه مخلوط
V	لزجت سینماتیکی
θ	زاویه شیب کف
ρ_w	جرم ویژه آب

۷- منابع

- [1] Alavian, V. (1986). "Behavior of Density Currents on an Incline", *J. of Hydraulic Engng.*, ASCE, 112(1), 27-42.
- [2] Altinakar, M.S Graf, W.H and Hopfinger, E. J. (1996). "Flow Structure in Turbidity Current", *J. of Hydraulic Research*, 34(5), 713-718.
- [3] Best, J. L., Kirkbride, A. D. and Peakall, J. (2001). "Mean Flow and Turbulence Structure of Sediment-Laden Gravity Current: New Insights Using Ultrasonic Doppler Velocity Profiling", *Spes. Publs. Int. Ass. Sediment*, 31, 159-174.