

Experimental Study of Air Flow in a Vortex Structure Using Full Factorial Method

M. Mahmoudi Rad¹, M. J. Khanjani²

1. PhD Candidate, Dept. of Civil Engineering, Faculty of Engineering,
Shahid Bahonar University of Kerman, Kerman, Iran
(Corresponding Author) m.m6456@yahoo.com
2. Prof., Dept. of Civil Engineering, Faculty of Engineering,
Shahid Bahonar University of Kerman, Kerman, Iran

(Received June 15, 2019 Accepted Dec. 16, 2019)

To cite this article:

Mahmoudi Rad, M., Khanjani, M. J. 2020. "Experimental study of air flow in a vortex structure using full factorial method" Journal of Water and Wastewater, 31(4), 57-70.
Doi: 10.22093/wwj.2019.190172.2886. (In Persian)

Abstract

Vortex drop shaft (Vortex structure) is used in sewage and drainage systems to transfer fluid from surface conduit to deep underground tunnels. During the plunge, large volume of air is entrained into the water and then released of the drop shaft downstream. In the current research, an experimental model, made of Plexiglas segments, was set up to investigate hydraulic performance of vortex structure. Dimensional analysis results illustrated that ratio of sump depth to shaft diameter (H_s/D), ratio of drop total height to shaft diameter (L/D), and Froude number (F_r) were considered effective variables on relative air discharge ($\beta=Q_a/Q$). The ability of the full factorial method (FFM), to describe this structure's hydraulic characteristics, was validated using experimental data. The results indicated that the relative air discharge changed from 0.048 to 0.278 and increased with an increase in F_r , L/D and H_s/D factors. With respect to the maximum velocity of air outflow from the structure of the air vent pipes (with the same diameter D_a), located between the $4D_a$ and $9D_a$ from the axis of the vertical shaft, this range is recommended for installation of air vent pipes. Furthermore, a regression-based-equation in the form of a quadratic polynomial as a function of H_s/D , L/D and F_r was proposed to estimate relative air discharge (β).

Keywords: Vortex Structure, Relative Air Discharge, Full Factorial Method, Regression Analysis.



مجله آب و فاضلاب، دوره ۳۱، شماره ۴، صفحه: ۵۷-۷۰

مطالعه آزمایشگاهی جریان هوا در شفت ریزشی گردابی با استفاده از روش فاکتوریل کامل

محمد محمودی راد^۱، محمد جواد خانجانی^۲

۱- دانشجوی دکترای سازه‌های هیدرولیکی، بخش مهندسی عمران،

دانشکده فنی و مهندسی، دانشگاه شهید باهنر کرمان، کرمان، ایران
(تویینده مسئول) m.m6456@yahoo.com۲- استاد، بخش مهندسی عمران، دانشکده فنی و مهندسی،
دانشگاه شهید باهنر کرمان، کرمان، ایران

(دراخواست ۹۸/۳/۲۵) پذیرش (۹۸/۹/۲۵)

برای ارجاع به این مقاله به صورت زیر اقدام بفرمایید:

محمودی راد، م.، خانجانی، م. ج.، ۱۳۹۹، "مطالعه آزمایشگاهی جریان هوا در شفت ریزشی گردابی با استفاده از روش فاکتوریل کامل" مجله آب و فاضلاب، ۴(۲۱)، ۵۷-۷۰. Doi: 10.22093/wwj.2019.190172.2886

چکیده

شфт ریزشی گردابی (سازه ورتکس) در سیستم‌های جمع‌آوری فاضلاب و زهکشی شهری به منظور انتقال سیال از مجاری سطحی به تونل‌های زیرزمینی عمیق به کار می‌رود. در طول ریزش، مقدار زیادی هوا به داخل آب نفوذ می‌کند و در پایین دست شفت ریزشی آزاد می‌شود. در این پژوهش، با ساخت مدل فیزیکی سازه از قطعات پلکسی‌گلاس، جریان هوا در سازه مطالعه شد. با استفاده از آنالیز ابعادی نشان داده شد که عدد فرود جریان (F_r)، نسبت ارتفاع کل ریزش به قطر شفت (L/D) و نسبت عمق چاهک به قطر شفت (H_s/D)، عوامل مؤثر بر دبی نسبی هوا ($Q_s/Q = \beta$) در سازه هستند. دقت و توانایی روش فاکتوریل کامل برای توصیف عملکرد سازه در میزان هوا خروجی از آن با استفاده از داده‌های آزمایشگاهی تأیید شد. نتایج نشان داد که دبی نسبی هوا در سازه بین ۰/۰۴۸ تا ۰/۰۳۷۸ متر تغییر می‌کند و با افزایش عوامل F_r ، H_s/D و L/D افزایش می‌یابد. همچنین با توجه به این که بیشترین سرعت خروج هوا از سازه مربوط به لوله‌های هوایی (با قطر یکسان D_a) است که در فاصله بین ۹ D_a تا ۴ D_a از محور شفت قائم قرار دارند، لذا محل مناسب استقرار مجرای هوایی برای سازه در این محدوده تعیین شد. علاوه بر این معادله‌ای غیر خطی به صورت تابعی از F_r ، H_s/D و L/D برای تخمین دبی نسبی هوا در سازه ورتکس با استفاده از آنالیز رگرسیون ارائه شد.

واژه‌های کلیدی: سازه ورتکس، دبی نسبی هوا، روش فاکتوریل کامل، تحلیل رگرسیون

۱- مقدمه

در مواردی که اختلاف ارتفاع بالادست و پایین دست کمتر از ۷ متر باشد، استفاده می‌شود (Granata, 2016). در حالی که از شفت‌های ریزشی در مواردی که اختلاف ارتفاع بیش از ۷ تا ۱۰ متر است، استفاده می‌شود (Del Giudice et al., 2010). شفت‌های ریزشی عمدهاً به دو گروه شفت‌های ریزشی با سقوط جریان و شفت‌های ریزشی گردابی تقسیم‌بندی می‌شوند (Ma et al., 2016; Liu et al., 2018).

در سیستم‌های فاضلاب و زهکشی شهری، انتقال سیال از تراز بالا به تراز پایین تر معمولاً از طریق سازه‌های ریزشی صورت می‌گیرد (Jain and Kennedy, 1983). دو نوع رایج این سازه‌ها، منهول‌های ریزشی و شفت‌های ریزشی هستند (Padulano and Del Giudice, 2018; Fernandes and Jónatas, 2019). منهول‌های ریزشی به منظور کاهش سرعت جریان و اتلاف انرژی



طراحی آزمایش‌ها^۱ شامل روش‌هایی است که با ایجاد تغییرات هدفمند روی یک یا چند عامل، به بررسی اثرات آن‌ها بر نتایج (پاسخ) می‌پردازد. این روش‌ها می‌توانند برای اهداف مختلف از جمله غربالگری عوامل، استخراج مدل رگرسیون و بهینه‌سازی پاسخ استفاده شوند. در این روش‌ها، آزمایش‌ها به گونه‌ای طرح‌ریزی می‌شود که به‌منظور رسیدن به پاسخ، عوامل به صورت هم زمان با هم آزمایش شده و اثرات متقابل بین عوامل نیز در نظر گرفته شود. تأثیر متقابل دو عامل، به این معنی است که تأثیر یک عامل بر روی تغییرات پاسخ به سطح عامل دیگر وابسته است. بعضی از پژوهشگران تنها تأثیر یک عامل در یک زمان^۲ و برخی دیگر بدون در نظر گرفتن طراحی آزمایش‌ها، تأثیر چند عامل بر دبی نسبی هوا در سازه ورتکس را بررسی کرده‌اند (Jain and Kennedy, 1983, Ogihara and Kudou, 1996, Zhao et al., 2006, Ma et al., 2018).

روش یک عامل در یک زمان نمی‌تواند هیچ مدل چند عاملی را برای تعیین پاسخ ارائه کند. همچنین بدون در نظر گرفتن طراحی آزمایش‌ها، بررسی اثرات هر عامل و تأثیر متقابل بین آن‌ها به راحتی امکان‌پذیر نخواهد بود. در مقابل، استفاده از روش فاکتوریل کامل و با در نظر گرفتن تعدادی سطح برای هر یک از عوامل مؤثر بر پاسخ و چند تکرار برای تمام ترکیبات ممکن بین آن‌ها، قادر است تا ضمن بررسی تأثیر هر عامل و تأثیر متقابل بین آن‌ها بر مقدار پاسخ، مدلی چند عاملی به‌منظور پیش‌بینی پاسخ در محدوده مورد مطالعه ارائه کند (Laoun et al., 2018, Kabagire and Yahia, 2018, Baaka et al., 2019, Mahmoudi-Rad and Khanjani, 2019).

همچنین با ایجاد روبه پاسخ، تغییرات پاسخ در این محدوده به صورت واضح نشان داده می‌شود (Montgomery, 2017).

Sangsefidi et al., 2017, Hasheminejad et al., 2018)

در این پژوهش، ابتدا با استفاده از آنالیز ابعادی عوامل بدون بعد F_r , L/D و H_s/D به عنوان عوامل مؤثر بر دبی نسبی هوا در سازه ورتکس معرفی شدند، سپس با توجه به خلاصه کارگری طراحی آزمایش‌ها در پژوهش‌های گذشته، تأثیر هم‌زمان این عوامل بر دبی نسبی هوا به صورت آزمایشگاهی بررسی شد.

به‌منظور ارزیابی قابلیت توصیف دبی نسبی هوا در سازه

در شفت‌های ریزشی با سقوط جریان، سقوط آب در شفت قائم کنترل شده نیست که همین عامل به همراه حفظ الگوی جریان پایدار برای دبی‌های مختلف، اتصال انرژی بیشتر و اطمینان از خروج مناسب هوا، سبب شده است تا به‌طور کلی شفت‌های ریزشی گردابی نسبت به شفت‌های ریزشی با سقوط جریان، ارجحیت داشته باشند (Jain, 1988, Pfister et al., 2018).

سازه ورتکس شامل سه قسمت اصلی است: سازه ورودی، شفت قائم و سازه مستهلک کننده انرژی (شکل ۱). هندسه خاص سازه ورودی که به یکی از سه شکل ورودی چرخشی، ورودی مماسی و یا ورودی گردابی است، جریان هدایت شده از کanal دسترسی را به جریان چرخشی تبدیل می‌نماید (Zhao et al., 2006).

انتقال مطمئن جریان گردابی، به نسبت قطر هسته هوا ($\lambda=d^2/D^2$) در ورودی شفت قائم (محل تشکیل کمترین هسته هوا) بستگی دارد، به گونه‌ای که برای دبی طراحی لازم است $8\geq 0.25/\lambda$ باشد (Yu and Lee, 2009). از سویی دیگر، این هوا در مستهلک کننده انرژی (پایین دست شفت قائم) آزاد می‌شود و این بخش علاوه بر هدایت جت چرخشی تقریباً قائم به مجرای خروجی افقی، وظیفه هوایگیری از جریان مخلوط آب و هوا را نیز به عهده دارد. پژوهشگران، در بیشتر موارد از دبی نسبی هوا ($\beta=Q_a/Q$) به‌منظور بررسی میزان هوایگیری از جریان در سازه ورتکس استفاده می‌کنند. در پژوهش‌های قبلی، تغییرات β از ۰/۴۷ تا ۰/۶۸ در پژوهش‌های (Jain and kennedy, 1983) و حتی مقدار β کوچک‌تر از ۰/۱ تا ۰/۴ (Zhao et al., 2006) گزارش شده است.

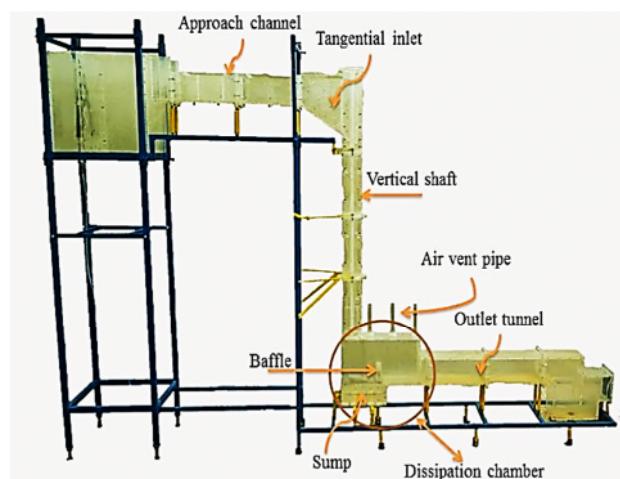


Fig. 1. Vortex structure experimental model

شکل ۱- مدل آزمایشگاهی سازه ورتکس

¹ Design of Experiments (DoE)

² One-Factor-At-a-Time (OFAT)

$$\beta = \varphi(\alpha, f, \frac{Q}{vh}, \frac{V^2 h \rho}{\sigma}, \frac{V}{\sqrt{gh}}, \frac{B}{D}, \frac{l}{D}, \frac{e}{D}, \frac{L}{D}, \frac{S_t}{D}, \frac{B_t}{D}, \frac{H_s}{D}, \frac{B_s}{D}, \frac{H_b}{D}, \frac{B_b}{D}, \frac{C_b}{D}, \frac{D_b}{D}, \frac{D_a}{D}) \quad (3)$$

که در آن

$W = V^2 h \rho / \sigma$ و $F_r = V / \sqrt{gh}$, $R_r = Q / 9h$ به ترتیب اعداد رینولدز شعاعی^۱, فرود^۲ و بر^۳ جریان دستری هستند (Mulligan et al., 2016) تأثیر کشش سطحی, و بهمین دلیل عدد ویر, بر جریان گردابی در مقایسه با تأثیرات ویسکوزیته و شتاب ثقل قابل صرف نظر کردن است (Daggett and Keulegan, 1974). همچنین برای جریان‌های گردابی با $W > 120$ و $R_r > 10^3$ تأثیرات کشش سطحی و ویسکوزیته قابل صرف نظر کردن هستند (Jain et al., 1978). برای داده‌های این پژوهش بهمین دلیل اثرات ویسکوزیته و کشش سطحی ناچیز بود و R_r و W از معادله ۳ حذف شدند.

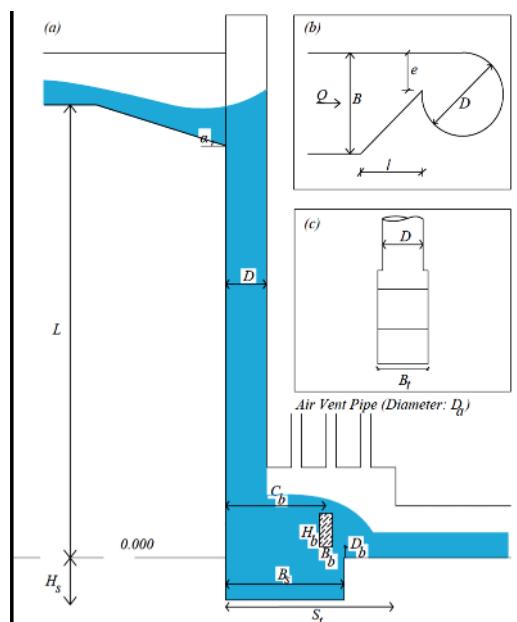


Fig. 2. Description of the vortex structure: (a) side view; (b) inlet part plan view (c) transverse section of dissipation chamber

شکل ۲- شرح مدل آزمایشگاهی سازه ورتکس (a) نمای جانبی (b) سازه ورودی (c) مقطع عرضی مستهلک کننده انرژی

ورتکس، آزمایش‌ها با روش فاکتوریل کامل طراحی و آنالیز شدند. در نهایت، با آنالیز رگرسیون داده‌های آزمایشگاهی، مدل ریاضی منطبق بر فرایند واقعی ارائه شد.

۲- آنالیز ابعادی

بر اساس پژوهش‌های گذشته، معادله ۱ به منظور محاسبه دبی نسبی β (Hager, 2010) در سازه ورتکس به کار گرفته شد (Zhao et al., 2006).

$$\beta = Q_a / Q \quad (1)$$

که در آن

Q_a دبی هوای خروجی از سازه و Q دبی جریان آب است. جریان هوای در سازه، از طریق لوله‌های هوایگیری که بر روی مستهلک کننده انرژی نصب شده‌اند خارج می‌شود (شکل ۲). β به صورت تابعی از متغیرهای مستقل (معادله ۲)، که در پژوهش‌های گذشته به آن‌ها اشاره شده است بیان می‌شود (Zhao et al., 2006, Yu and Lee, 2009).

$$\beta = \varphi(Q, B, l, e, a, L, f, S_t, B_t, H_s, B_s, H_b, B_b, C_b, D_b, D_a, g, \rho, \mu, \sigma) \quad (2)$$

که در آن

φ نماد تابع، ρ دانسیته سیال، μ ویسکوزیته دینامیکی و σ کشش سطحی است. دیگر متغیرها با توجه به شکل ۱ عبارت‌اند از: Q دبی جریان، B عرض کanal دستری، l طول ورودی مماسی، e ارتفاع ورودی در محل اتصال به شفت قائم، α زاویه شبک کف، L ارتفاع کل ریزش، D قطر شفت، f ضریب اصطکاک، H_s عمق چاهک پایه شفت ریزشی، S_t طول مستهلک کننده انرژی، B_t عرض مستهلک کننده انرژی، H_b عمق چاهک، B_b طول چاهک، H_b ارتفاع بافل، D_b عرض بافل، C_b فاصله مرکز بافل تا محور شفت قائم، D_a فاصله بین کف و کanal خروجی و D_a قطر لوله‌های هوایگیر. باید توجه داشت که عمق جریان دستری (h) و سرعت جریان دستری (V) متغیرهای وابسته است و آنها، از متغیرهای معادله ۲ محاسبه می‌شود. با استفاده از آنالیز ابعادی، معادله ۳ حاصل می‌شود

¹ Reynolds Number

² Froude Number

³ Weber Number



جدول ۱- محدوده پارامترهای مورد مطالعه
Table 1. Range of the studied parameters

Q/Q _{max}	F _r	L/D	H _s /D	Number of Experiments
0.50	1.77	10, 13, 16	0, 1, 2	36
0.75	2.01	10, 13, 16	0, 1, 2	36
1.00	2.18	10, 13, 16	0, 1, 2	36
1.40	2.32	10, 13, 16	0, 1, 2	36



Fig. 3. Measuring annular jet flow thickness in the vertical shaft

شكل ۳- ابزار اندازهگیری ضخامت جریان گردابی در ابتدای شفت قائم

دقیق زیادی قابل قرائت باشد. همچنین با توجه به قطر کم میله‌ها، از تأثیر آن‌ها بر جریان گردابی صرف نظر شد. این ابزار در شکل ۳ نشان داده شده است. ضخامت جریان در چهار نقطه از این مقطع قرائت شد.

(۲) میانگین ضخامت در این چهار نقطه به عنوان ضخامت جریان مقطع (t) در نظر گرفته شد.
 $t = D - 2t$ قطر هسته هوا است.

برای خروج هوا از سازه، سه لوله هوایی بر روی سازه خروجی به فواصل D , $1.00D$, $2.25D$ و $3.50D$ از محور شفت قائم نصب شد (شکل ۱). همچنین با ایجاد یک مخزن در انتهای تونل خروجی و مستغرق شدن جریان در آن، از خروج هوا در این قسمت جلوگیری شد (شکل ۱). سرعت مرکزی جریان خروجی از لوله‌های هوایی توسط دستگاه آنومومتر سیم داغ ساخت شرکت استاندارد، مدل

همچنین در این پژوهش، $L/D = 2/18$, $B/D = 1/125$, $B_t/D = S_t/D = 4/75$, $f = 0/02$, $\alpha = 29/7$, $e/D = 0/25$, $C_b/D = 1/44$, $B_b/D = 0/25$, $H_b/D = 0/5$, $B_s/D = 2/19$, $L/D = 1/25$ و $D_b/D = 0/025$ است. در نتیجه، معادله ۳ به صورت زیر بیان می‌شود

$$\beta = \varphi(F_r, \frac{L}{D}, \frac{H_s}{D}) \quad (4)$$

۳- مواد و روش‌ها

مدل فیزیکی سازه ورتكس شبکه فاضلاب شهری تهران، در آزمایشگاه هیدرولیک دانشگاه شهید باهنر کرمان ساخته شد. این مدل با مقیاس ۱:۱۰ و از جنس پلکسی گلاس شفاف ساخته شد.

مدل شامل کanal دسترسی مستطیلی، ورودی مماسی، شفت ریزشی، مستهلک کننده انرژی که در آن چاهک و سازه مانع یا بافل نیز تعییه شد و تونل خروجی مستطیلی بود (شکل ۲). به منظور محاسبه قطر شفت ریزشی از معادله ۵ استفاده شد (Jain and Kennedy, 1984)

$$D = K \left(\frac{Q^2}{g} \right)^{\frac{1}{5}} \quad (5)$$

که در آن K ضریب اینمی است. برای ورودی مماسی، جین در سال ۱۹۸۸ و هگر در سال ۱۹۹۰ به ترتیب پیشنهاد $K=1/25$ و $K=1/22$ را داده‌اند. هرگر دلیل پیشنهاد خود را طراحی کارآمد هیدرولیکی و اقتصادی سازه بیان کرد (Hager, 1990, Jain, 1988). در این پژوهش با در نظر گرفتن $K=1/22$, برای دبی بیشینه طراحی $Q_{max} = 19/4$ لیتر در ثانیه، مقدار $D=0/16$ متر محاسبه شد. این مقدار در حین انجام آزمایش‌ها ثابت است. جدول ۱ محدوده پارامترهای مورد مطالعه را نشان می‌دهد.

دبی جریان با استفاده از دبی سنج الکترومغناطیس (MFC300) با دقت 1 ± 0.1 درصد اندازه‌گیری و کنترل شد. قطر هسته هوا در ورودی شفت قائم به صورت زیر تعیین شد:
(۱) با استفاده از ابزار مخصوص: این ابزار شامل چهار میله فلزی متعامد با قطر ۲ میلی‌متر است که بر روی این میله‌ها با رنگ‌های مختلف، فواصل ۵ میلی‌متری ایجاد شد تا محل برخورد سطح آب با

۴- نتایج و بحث

۱-۴- هسته هوا در شفت قائم

هسته هوای پایدار در ورودی شفت قائم، انتقال جریان گردابی در شفت قائم را امکان‌پذیر می‌سازد. به طور کلی، با افزایش دبی ورودی به سازه، سطح هسته هوا در شفت قائم کاهش می‌یابد. با تعیین نسبت قطر هسته هوا $\lambda = d^2/D^2$ (قطر هسته هوا) در ورودی شفت قائم (شکل ۴)، به انتقال مطمئن جریان گردابی می‌توان پی برد.

به طور معمول لازم است برای دبی طراحی، مقدار $0 \leq \lambda \leq 0.25$ باشد (Yu and Lee, 2009).

۳۸۸۰ با دقیقیت 0.001m در ثانیه اندازه‌گیری شد. با در نظر گرفتن پروفیل سرعت از توان $\frac{1}{7}$ ، دبی هوا از معادله $A_a = 0.8V_c A_a$ محاسبه شد که V_c سرعت مرکزی ثبت شده و A_a سطح مقطع لوله‌های هوایکیر است (Zhao et al., 2006). از طرح آزمایش‌ها، به منظور ارزیابی توانایی روش فاکتوریل کامل در پیدا کردن اثرات عوامل اصلی (F_r) و (H_s/D) و (L/D) و اثرات متقابل بین آن‌ها بر دبی نسبی هوا در سازه ورتکس، استفاده شد.

طرح آزمایش‌های روش فاکتوریل کامل با در نظر گرفتن چهار تکرار برای تمام ترکیب‌های ممکن و تعداد کل ۱۴۴ آزمایش برای مقدار واقعی عوامل، به همراه پاسخ آزمایش‌ها در جدول ۲ نشان داده شده است.

جدول ۲- طرح آزمایش‌های روش فاکتوریل کامل برای مقادیر واقعی عوامل به همراه پاسخ آزمایش‌ها

Table 2. DoE of full-factorial method for actual values in addition to the response of experiments

F_r	L/D									
	10 H_s/D			13 H_s/D			16 H_s/D			
	0	1	2	0	1	2	0	1	2	
1.77	0.053	0.065	0.099	0.072	0.048	0.069	0.192	0.162	0.135	
	0.049	0.065	0.098	0.071	0.087	0.076	0.176	0.158	0.119	
	0.048	0.070	0.100	0.071	0.075	0.079	0.179	0.166	0.118	
	0.049	0.075	0.095	0.087	0.074	0.080	0.171	0.171	0.129	
2.01	0.102	0.130	0.156	0.130	0.138	0.135	0.116	0.181	0.135	
	0.082	0.129	0.151	0.109	0.138	0.122	0.080	0.172	0.145	
	0.085	0.126	0.157	0.110	0.135	0.131	0.081	0.172	0.170	
	0.084	0.133	0.148	0.098	0.152	0.115	0.095	0.165	0.157	
2.18	0.104	0.189	0.202	0.127	0.192	0.218	0.185	0.186	0.185	
	0.097	0.196	0.209	0.126	0.198	0.199	0.264	0.180	0.165	
	0.085	0.168	0.208	0.086	0.212	0.205	0.278	0.170	0.178	
	0.085	0.174	0.205	0.089	0.214	0.216	0.263	0.178	0.175	
2.32	0.146	0.175	0.176	0.128	0.159	0.183	0.231	0.173	0.205	
	0.132	0.175	0.179	0.113	0.160	0.178	0.225	0.180	0.197	
	0.133	0.176	0.181	0.129	0.166	0.187	0.229	0.176	0.194	
	0.134	0.172	0.183	0.125	0.172	0.189	0.230	0.178	0.198	



$$\lambda = -0.4902F_a + 0.8913 \quad (8)$$

در انتهای شفت قائم، جریان ریزشی به داخل مستهلک کننده انرژی وارد می‌شود و ضمن تغییر جهت از جریان قائم ریزشی به جریان افقی در تونل خروجی، انرژی آن نیز به طور قابل توجهی تلف می‌شود. شکل ۷ جریان مشاهده شده در مستهلک کننده انرژی را به ازای دبی‌های متفاوت نشان می‌دهد. همان‌طور که در شکل ۷ ملاحظه می‌شود برای هیچ کدام از دبی‌های عبوری، جریان خروجی از شفت قائم در سازه مستهلک کننده انرژی مستغرق نشده است. این موضوع بیانگر آن است که همواره هسته هوا در شفت قائم، پایدار و گردش هوای مناسب در سازه برقرار است.

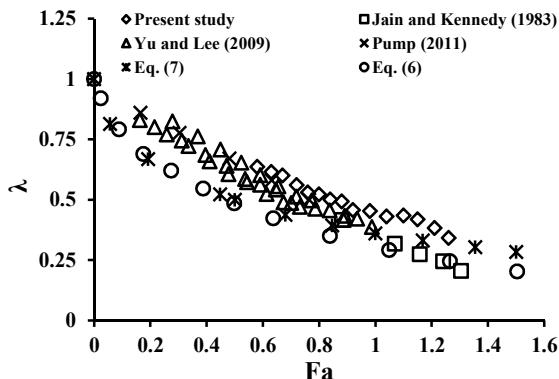


Fig. 5. Comparison of the air core diameter ratio measured results to the proposed equations
شکل ۵- مقایسه نتایج اندازه‌گیری شده نسبت قطر هسته هوا با روابط پیشنهادی

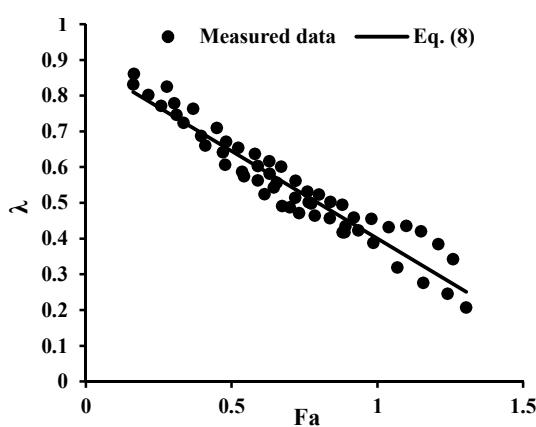


Fig. 6. Scatter plot and regression model for the air core diameter ratio experimental data
شکل ۶- نمودار پراکندگی و مدل رگرسیون برای داده‌های آزمایشگاهی نسبت قطر هسته هوا

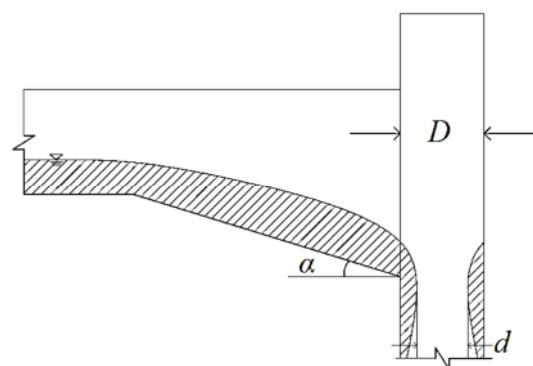


Fig. 4. Air core at the vertical shaft inlet

شکل ۴- هسته هوا در ورودی شفت قائم

$$\sqrt{\frac{(1-\lambda)^3}{2\lambda^2}} = \left(\frac{Q^2 e}{g\pi^3 D^6 \cos^4 \alpha} \right)^{1/3} \quad (6)$$

$$\sqrt{\frac{(1-\lambda)^3}{2\lambda^2}} = 4 \left(\frac{Q^2 e}{g\pi^3 D^6 \cos^4 \alpha} \right)^{1/3} \frac{1}{(1-e/D)} = F_a \quad (7)$$

جین در سال ۱۹۸۸ و یو ولی در سال ۲۰۰۹، معادلات ۶ و ۷ را به منظور محاسبه نسبت قطر هسته هوا ارائه کردند (Jain, 1988, Yu and Lee, 2009).

چهار مجموعه از داده‌های آزمایشگاهی در شکل ۵ به صورت دسته جمعی با پیش‌بینی‌هایی از معادلات ۶ و ۷ ترسیم شده‌اند. داده‌های آزمایشگاهی شامل نتایج این پژوهش به همراه نتایج حاصل از اندازه‌گیری‌های Jain and Kennedy, 1983 و Pump, 2011 و Yu and Lee, 2009 است.

با توجه به نتایج بیان شده، پارامتر λ برای کلیه داده‌های آزمایشگاهی این پژوهش از مقدار حدی $25/0$ بزرگ‌تر است. بنابراین نتیجه گرفته می‌شود که کاهش سطح هسته هوا برای حداقل دبی عبوری ($Q=1.4Q_{max}$) نیز در انتقال جریان جت حلقوی به پایین دست، خلی ایجاد نمی‌کند. علاوه بر این، داده‌های مذکور مانند سایر داده‌های آزمایشگاهی، روند کاهش پارامتر λ با افزایش مقدار F_a را نشان می‌دهند.

در شکل ۶، نمودار پراکندگی برای داده‌های آزمایشگاهی نسبت قطر هسته هوا (λ) بر حسب مقدار F_a نشان داده شده است. همچنین با استفاده از آنالیز رگرسیون، معادله ۸ با $R^2=0.92$ بر داده‌های مذکور برآش داده شده است



۲-۴- مشخصات مدل پیشنهادی

تحلیل واریانس^۱ به تعیین عوامل مهم در آزمایش طرح شده کمک می‌کند و از رگرسیون در تولید یک مدل کمی که عوامل مهم را به پاسخ ربط می‌دهد، استفاده می‌شود. مدل‌های معمول رگرسیون، مدل‌های خطی، درجه دوم و درجه سوم هستند. مدل خطی ساده، زمانی به کار گرفته می‌شود که هیچ‌گونه انتخابی در پاسخ وجود نداشته باشد. برای ارزیابی انتخاب، توصیف اثرات متقابل بین عوامل و تعیین یک نقطه بحرانی مانند نقطه بیشینه، کمینه یا زینی، لازم است مدل پیشنهادی شامل ترم‌های درجه دوم نیز باشد. از مدل‌های با درجه بالاتر تنها برای پیش‌بینی پدیده‌های پیچیده با دامنه تحقیقاتی گسترده استفاده می‌شود (Montgomery, 2017). در این پژوهش، پس از برآش مدل‌های خطی و غیرخطی بر داده‌های آزمایشگاهی، مدل درجه دوم زیر به منظور تخمین دبی نسبی هوا در سازه ورتکس پیشنهاد شد

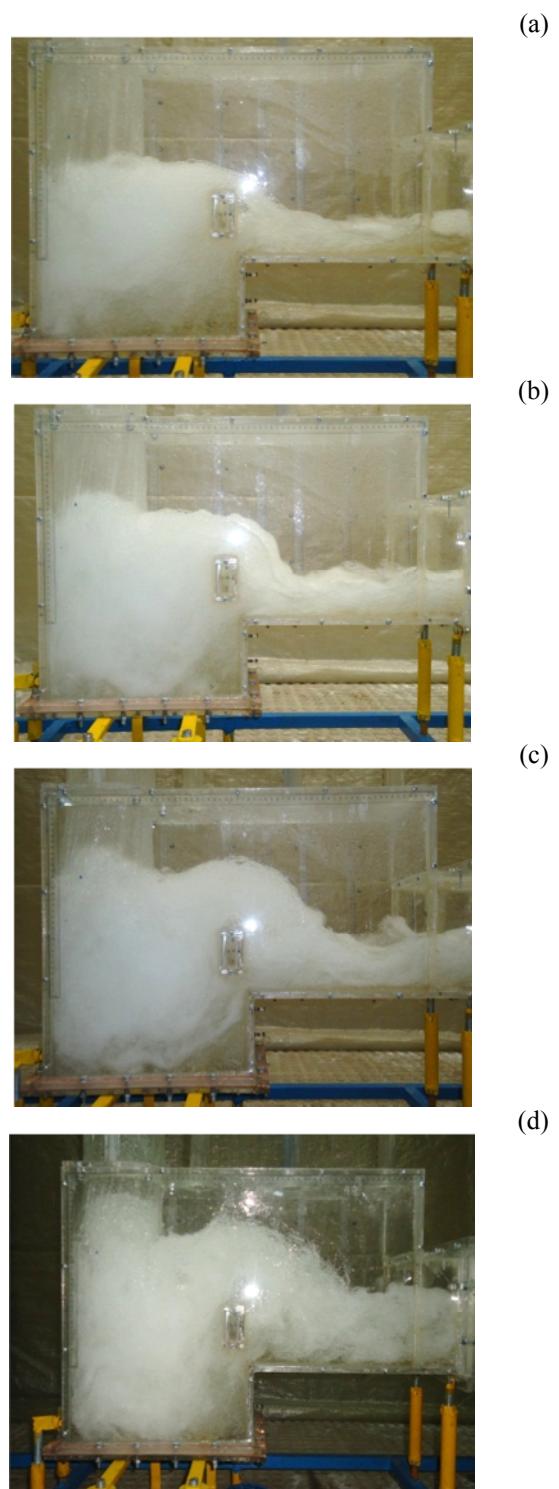


Fig. 7. Flow patterns observed in the dissipation chamber for (a) $Q=9.7 \text{ L/s}$

(b) $Q=14.5 \text{ L/s}$, (c) $Q=19.4 \text{ L/s}$, and (d) $Q = 27.1 \text{ L/s}$

شکل ۷- جریان مشاهده شده در مستهلک کننده انرژی برای دبی‌های

مختلف (a) ۹/۷ لیتر در ثانیه، (b) ۱۴/۵ لیتر در ثانیه،

(c) ۱۹/۴ لیتر در ثانیه و (d) ۲۷/۱ لیتر در ثانیه

¹ Analysis of Variance (ANOVA)

جدول ۳- نتایج تحلیل واریانس مدل درجه دوم پیشنهادی برای دبی نسبی هوا در سازه ورتکس (مدل کلی اولیه)
Table 3. Results of ANOVA for recommended 2nd order model (basic general model)

Source	Coefficient estimate (a_i)	Sum of squares	Degree of freedom	Mean square	F-value	p-value
Model	-	0.2609	9	0.0290	37.68	<0.0001 ^S
Intercept	-0.6594	-	1	-	-	-
X ₁ : F _r	0.6361	0.1323	1	0.1323	171.93	<0.0001
X ₂ : L/D	-0.0155	0.0507	1	0.0507	65.91	<0.0001
X ₃ : H _s /D	0.0771	0.0183	1	0.0183	23.76	<0.0001
X ₁ X ₂	-0.0122	0.0054	1	0.0054	6.99	0.0092
X ₁ X ₃	0.0273	0.0030	1	0.0030	3.93	0.0496
X ₂ X ₃	-0.0076	0.0337	1	0.0337	43.83	<0.0001
X ₁ ²	-0.0873	0.0012	1	0.0012	1.59	0.2089 ^{NS}
X ₂ ²	0.0021	0.0119	1	0.0119	15.53	0.0001
X ₃ ²	-0.0098	0.0031	1	0.0031	4.02	0.0469
Residual	-	0.1031	134	0.0008	-	-

S: Significant
NS : Non Significant

جدول ۴- نتایج تحلیل واریانس مدل درجه دوم کاهش یافته (مدل نهایی)
Table 4. Results of ANOVA for reduced 2nd order model (final model)

Source	Coefficient estimate (a_i)	Sum of squares	Degree of freedom	Mean square	F-value	p-value
Model	-	0.2596	8	0.0325	42.01	<0.0001 ^S
Intercept	-0.2974	-	1	-	-	-
X ₁ : F _r	0.2799	0.1346	1	0.1346	174.20	<0.0001
X ₂ : L/D	-0.0156	0.0507	1	0.0507	65.62	<0.0001
X ₃ : H _s /D	0.0771	0.0183	1	0.0183	23.65	<0.0001
X ₁ X ₂	-0.0122	0.0054	1	0.0054	6.96	0.0093
X ₁ X ₃	0.0273	0.0030	1	0.0030	3.91	0.0501
X ₂ X ₃	-0.0076	0.0337	1	0.0337	43.64	<0.0001
X ₂ ²	0.0021	0.0119	1	0.0119	15.46	0.0001
X ₃ ²	-0.0098	0.0031	1	0.0031	4.00	0.0474
Residual	-	0.1043	135	0.0008	-	-
Model Summary Statistics						
R ²	0.7134		Adj-R ²	0.6964		
Pred - R ²	0.6778		Adequate precision	25.2947		

دیگر ۷۱/۳۴ درصد تغییرات پاسخ با مدل نهایی شرح داده می شود.

Adj-R² ضریب تعیین تعديل شده است و معمولاً برابر یا کوچکتر از R² است. Pred - R² ضریب تعیین پیش‌بینی است و مقدار بالای آن نشان می دهد که مدل پیشنهادی قادر است به گونه مؤثری مجموعه ای از داده های جدید را پیش‌بینی

که به طور معمول به منظور اعتبارسنجی مدل از آنها استفاده می شود، نیز ارائه شده‌اند. p-value برای مدل، کوچک‌تر از ۰/۰۰۰۱ است که نشان می دهد، مدل با سطح اطمینان بیش از ۹۹/۹۹ درصد از لحظه آماری معنی دار است. R²=۰/۷۱۳۴ نشان دهنده مطابقت مناسب مدل نهایی برآش داده شده بر داده های آزمایشگاهی است. به عبارت



آزمایشگاهی منطبق است. بنابراین با توجه به شکل ۷، فرضیات آنالیز واریانس، تأیید می‌شوند. شکل ۹، داده‌های آزمایشگاهی را در مقابل مقدار پیش‌بینی شده مدل نهایی نشان می‌دهد. با توجه به پراکندگی نقاط در نزدیکی خط قطعی، نتیجه گرفته می‌شود که مدل نهایی با داده‌های آزمایشگاهی سازگاری مناسبی دارد.

۳-۴-نمودارهای سطح پاسخ

با توجه به تأثیر معنی‌دار اثر متقابل F_r و L/D بر دبی نسبی هوا در جدول ۴، شکل ۱۰ به وضوح اثرات F_r و L/D را بر مقدار پاسخ نشان می‌دهد. با توجه به عدم تأثیر ترم F_r^2 بر دبی نسبی هوا، در جدول ۴ ملاحظه می‌شود که دبی نسبی هوا با افزایش F_r به صورت خطی افزایش می‌یابد. همچنین تغییرات دبی نسبی هوا در محدوده $13 \leq L/D \leq 10$ اندک است و در سطوح بالاتر آن، دبی نسبی هوا افزایش یافته است. علاوه بر این، ملاحظه می‌شود که تأثیر افزایشی عامل عدد فرود F_r بر دبی نسبی هوا در سطوح کوچک‌تر L/D ، بیشتر است. در شکل ۱۱، نمودار سطح پاسخ مربوط به تأثیر متقابل F_r و H_s/D بر دبی نسبی هوا نشان داده است. در این شکل نیز به وضوح تأثیر افزایشی عامل عدد فرود F_r بر دبی نسبی هوا دیده می‌شود، به گونه‌ای که این تأثیر در سطوح بالاتر H_s/D ، بیشتر

Nomayid (2017). مقدار Sangsefidi et al., 2017) نسبت سیگنال به نویز را نشان می‌دهد. مقدار مطلوب این شاخص آماری، ۴ یا بیشتر است. نسبت بزرگ تعیین شده نشان دهنده سیگنال‌های مناسب است. بنابراین مدل می‌تواند با حرکت در فضای تعريف شده، مقدار پاسخ را پیش‌بینی نماید (Ahmadi et al., 2005)

مدل نهایی معادله ۱۰، بر اساس شاخص‌های آماری بیان شده، تعیین و برای نشان دادن تغییرات دبی نسبی هوا در سازه انتخاب شد.

$$\beta = -0.2974 + 0.2799(F_r) - 0.0156(L/D) + 0.0771(H_s/D) - 0.0122(F_r)(L/D) + 0.0273(F_r)(H_s/D) - 0.0076(L/D)(H_s/D) + 0.0021(L/D)^2 - 0.0098(H_s/D)^2 \quad (10)$$

نمودارهای تشخیص خصوصیات آماری مدل، مانند نمودارهای احتمال نرمال و باقیمانده، برای ارزیابی فرضیات آنالیز واریانس استفاده می‌شوند. شکل ۸-a، نمودار احتمال نرمال باقیمانده‌ها را برای مدل نهایی نشان می‌دهد. همان‌طور که مشاهده می‌شود، باقیمانده‌ها در امتداد خط قطعی پراکنده شده‌اند و توزیعی نرمال دارند. شکل ۸-b، نمودار باقیمانده‌ها را در برابر مقدار پیش‌بینی شده برای مدل نهایی نشان می‌دهد. قرار گرفتن نقاط در محدوده ثابتی از وسط نمودار نشان می‌دهد که این مدل، به خوبی بر داده‌های

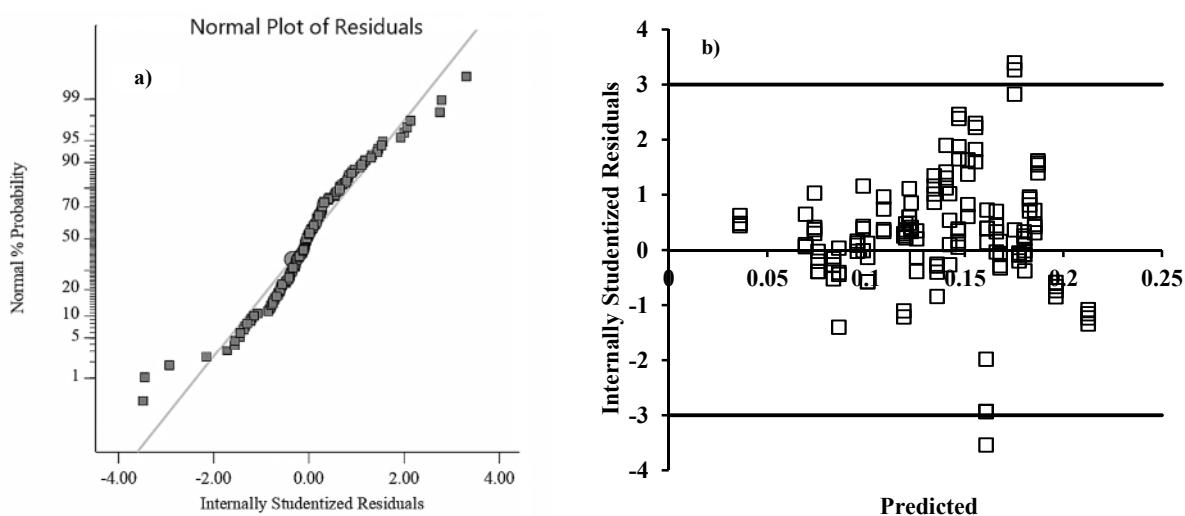


Fig. 8. Diagnostics plots of the model (a) normal probability plot (b) residuals plot
شکل ۸- نمودارهای تشخیص خصوصیات آماری مدل: (a) نمودار احتمال نرمال (b) نمودار باقیمانده



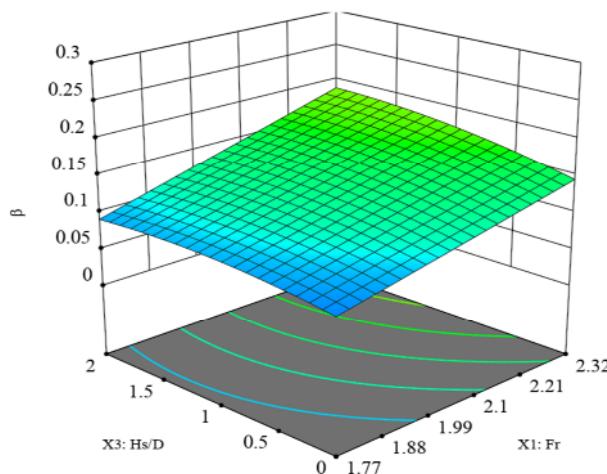


Fig. 11. Effect of F_r and H_s/D on the β ($L/D=13$)
شکل ۱۱- تأثیر F_r و H_s/D بر دبی نسبی هوا ($L/D=13$)

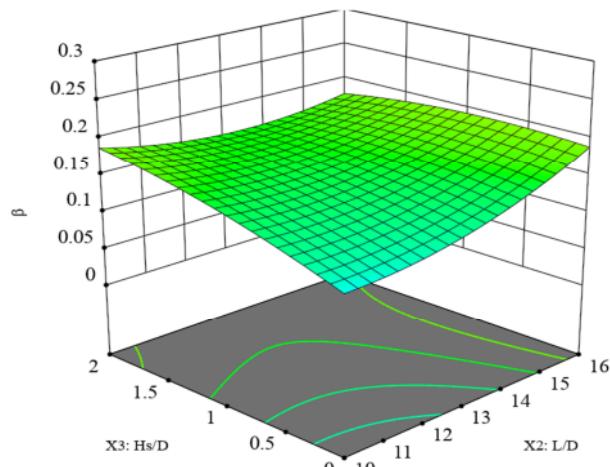


Fig. 12. Effect of L/D and H_s/D on the β ($F_r=2.18$)
شکل ۱۲- تأثیر L/D و H_s/D بر دبی نسبی هوا ($F_r=2.18$)

سطح پایین، عامل L/D افزایشی و در سطح بالاتر، عامل L/D کاهشی است. همچنین، حداقل دبی نسبی هوا در بالاترین سطوح عامل L/D و کمترین سطوح عامل H_s/D رخ می‌دهد و حداقل دبی نسبی هوا در کمترین سطوح این عوامل ایجاد می‌شود.

۴-۴- جانمایی مکان مجرای هوآگیری

به منظور خروج هوا از سازه، از سه لوله هوآگیر با قطر یکسان ۴ سانتی متر که محور آنها با محور شفت قائم (L_a) به ترتیب فواصل $4D_a$ و $9D_a$ و $14D_a$ داشت، استفاده شد (شکل ۱۳).

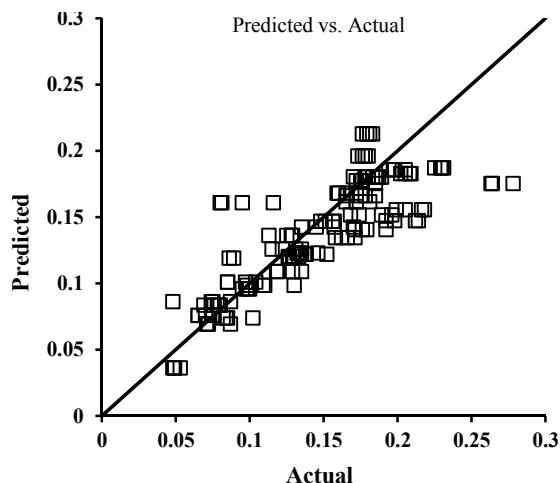


Fig. 9. Comparing the measured and predicted values of the β
شکل ۹- مقایسه مقدار اندازه‌گیری شده و پیش‌بینی شده دبی نسبی هوا

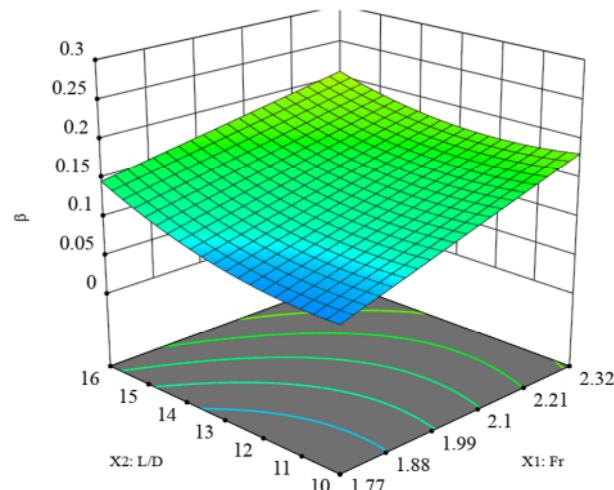


Fig. 10. Effect of F_r and L/D on the β ($H_s/D = 1$)
شکل ۱۰- تأثیر F_r و L/D بر دبی نسبی هوا ($H_s/D = 1$)

است. همچنین، حداقل دبی نسبی هوا در بالاترین سطوح عدد فرود F_r و نسبت H_s/D رخ می‌دهد و حداقل دبی نسبی هوا در کمترین سطوح این عوامل ایجاد می‌شود.

تأثیر متقابل L/D و H_s/D بر دبی نسبی هوا در شکل ۱۲ نشان داده شده است. با توجه به شکل ۱۲، مشاهده می‌شود که تأثیر هر کدام از عوامل L/D و H_s/D بر دبی نسبی هوا، در سطوح بالا و پایین عامل دیگر، برعکس است. به طور مثال تأثیر عوامل D در



پایین و به تبع آن، کاهش خطر پدیده کاویتاسیون و خوردگی مجاری و گردش مناسب هوا در سازه می‌شود، محل مناسب استقرار مجرای هواگیری برای سازه در محدوده $4D_a$ تا $9D_a$ از محور شفت قائم پیشنهاد می‌شود.

۵- نتیجه‌گیری

در این پژوهش، خصوصیات هیدرولیکی سازه ورتکس در سیستم‌های فاضلاب و زهکشی شهری به صورت آزمایشگاهی بررسی شد. برای این منظور با ساخت مدل آزمایشگاهی با مقیاس ۱:۱۰ از جنس پلکسی گلاس شفاف شرایط برای مشاهده و بررسی الگوی جریان در سازه نیز فراهم شد. به منظور تعیین عوامل طرح فاکتوریل کامل، با استفاده از آنالیز ابعادی نشان داده شد که عدد فرود جریان دسترسی (F_r)، نسبت ارتفاع کل ریزش به قطر شفت (L/D) و نسبت عمق چاهک به قطر شفت (H_s/D) می‌توانند برای ارزیابی عملکرد سازه ورتکس در دبی نسبی هوا مهمن باشند. آزمایش با استفاده از روش فاکتوریل کامل طراحی و آنالیز شدند. نتایج حاصل از این پژوهش به صورت زیر ارائه می‌شود:

- معادله‌ای غیرخطی به صورت تابعی از سه عامل بدون بعد F_r , H_s/D و L/D برای تخمین دبی نسبی هوا در سازه ورتکس با $R^2=0.713$ ارائه شد. معادله پیشنهادی در محدوده $1/77$ تا $2/32$ و $L/D=2$ قابل استفاده است.
- برای $1/1 \leq Q \leq 27/9$ لیتر در ثانیه نسبت قطر هسته هوا (λ) در ابتدای شفت قائم از مقدار حدی $0/25$ بزرگ‌تر است و جریان دو فازی آب و هوا در شفت قائم برقرار است.
- برای $1/1 \leq Q \leq 27/9$ لیتر در ثانیه جریان ریزشی در انتهای شفت قائم هیچ گاه در داخل مستهلک کننده انرژی مستغرق نمی‌شود و گردش مناسب هوا در سازه برقرار است.
- مقدار اندازه‌گیری شده دبی نسبی هوا در سازه ورتکس با افزایش عدد فرود F_r در تمام سطوح عامل L/D کاهش می‌یابد به گونه‌ای که این روند افزایشی در سطوح پایین‌تر عامل L/D بیشتر است.
- مقدار اندازه‌گیری شده دبی نسبی هوا در سازه ورتکس با افزایش عدد فرود F_r در تمام سطوح عامل D/H_s افزایش می‌یابد به گونه‌ای که این روند افزایشی در سطوح بالاتر عامل D/H_s بیشتر است.

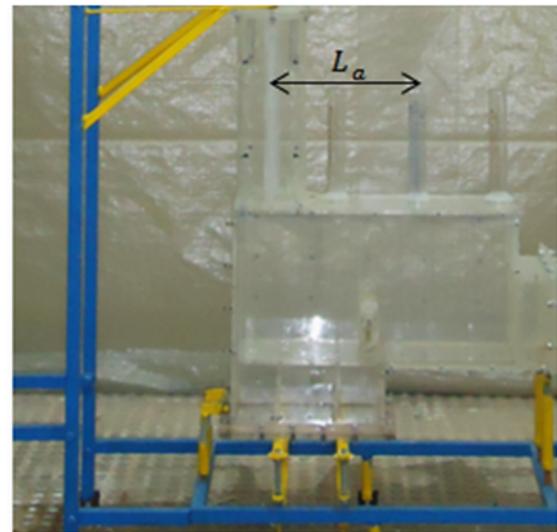


Fig. 13. Position of the air vent pipes installed on the vortex structure

شکل ۱۳- موقعیت لوله‌های هواگیر نصب شده بر روی سازه ورتکس

جدول ۵- سرعت خروج هوا از لوله‌های هواگیر (متر در ثانیه)

Table 5. Air outlet velocity of the air vent pipes (m/s)

Q (L/s)	From the axis of the vertical shaft (L_a)		
	$4D_a$	$9D_a$	$14D_a$
9.70	0.205	0.201	0.171
14.5	0.615	0.608	0.489
19.4	1.147	1.151	1.021
27.1	1.242	1.314	1.179

مقدار سرعت خروج هوا بر حسب متر بر ثانیه، از لوله‌های هواگیر برای سازه ورتکس با $13 = H_s/D$ و $1 = L/D$ در جدول ۵ ارائه شده است.

با توجه به جدول ۵، برای $5 \leq Q \leq 14/5$ لیتر در ثانیه، لوله هواگیر با فاصله $4D_a$ از محور شفت قائم بیشترین، و لوله هواگیر با فاصله $14D_a$ از محور شفت قائم، کمترین سرعت هواخراجی را دارند. همچنین سرعت خروج هوا از لوله‌های هواگیر برای $4/4 \leq Q \leq 19/5$ لیتر در ثانیه، به گونه‌ای است که لوله هواگیر با فاصله D_a از محور شفت قائم بیشترین و لوله هواگیر با فاصله $14D_a$ از محور شفت قائم کمترین سرعت هواخراجی را دارند. همچنین نتایج حاصل نشان داد که به طور کلی لوله‌های هواگیر با فواصل $4D_a$ و $9D_a$ از محور شفت قائم کارایی تقریباً یکسان و حداقل در خروج هوا از سازه دارند. بنابراین با توجه به اینکه خروج حداقلی جریان هوا از سازه سبب کاهش انتقال حباب‌های هوا به مجاری

۶- قدردانی

پژوهش اخیر با استفاده از منابع مالی شرکت محترم فاضلاب تهران به عنوان طرح تحقیقاتی مصوب سال ۱۳۹۵ شماره ۰۵۸۵/۱۰۰/۹۵/ص به انجام رسید که نویسندهای مقاله از همکاری آن شرکت محترم کمال تشکر را دارند. همچنین از آقای سید رضا هاشمی نژاد که در ساخت مدل آزمایشگاهی همکاری داشتند تشکر می‌شود.

- حداقل دبی نسبی هوا در بالاترین سطوح عامل D/L و کمترین سطوح عامل D/H_s رخ می‌دهد در حالی که حداقل دبی نسبی هوا در کمترین سطوح این عوامل ایجاد می‌شود.
- با توجه به سرعت خروج هوای حداقل از لوله‌های هوایگیر نصب شده در فواصل ۴D_a و ۹D_a از محور شفت قائم، بنابراین محل مناسب استقرار مجرای هوایگیری برای سازه در این محدوده پیشنهاد شد.

References

- Ahmadi, M., Vahabzadeh, F., Bonakdarpour, B., Mofarrah, E. & Mehranian, M. 2005. Application of the central composite design and response surface methodology to the advanced treatment of olive oil processing wastewater using Fenton's peroxidation. *Journal of Hazardous Materials*, 123(1-3), 187-195.
- Amiri, F., Mousavi, S.M., Yaghmaei, S. & Barati, M. 2012. Bioleaching kinetics of a spent refinery catalyst using Aspergillus niger at optimal conditions. *Biochemical Engineering Journal*, 67, 208-217.
- Baaka, N., Haddar, W., Ben Ticha, M. & Mhenni, M.F. 2019. Eco-friendly dyeing of modified cotton fabrics with grape pomace colorant: optimization using full factorial design approach. *Journal of Natural Fibers*, 16(5), 652-661.
- Daggett, L.L. & Keulegan, G.H. 1974. Similitude conditions in free-surface vortex formations. *Journal of the Hydraulics Division*, 100(11), 1565-1581.
- Del Giudice, G., Gisonni, C. & Rasulo, G. 2010. Design of a scroll vortex inlet for supercritical approach flow. *Journal of Hydraulic Engineering*, 136(10), 837-841.
- Fernandes, J. & Jonatas, R. 2019. Experimental flow characterization in a spiral vortex drop shaft. *Water Science and Technology*, 80(2), 274-281.
- Granata, F. 2016. Dropshaft cascades in urban drainage systems. *Water Science and Technology*, 73(9), 2052-2059.
- Hager, W.H. 1990. Vortex drop inlet for supercritical approaching flow. *Journal of Hydraulic Engineering*, 116(8), 1048-1054.
- Hager, W.H. 2010. *Wastewater hydraulics: theory and practice*. Springer Science and Business Media, Heidelberg, Germany.
- Hasheminejad, S., Khanjani, M.J. & Barani, G.A. 2018. Utilizing modern experimental methodology to quantify jet-breaker dimension effects on drop manhole performance. *Water Science and Technology*, 78(5), 1168-1178.
- Jain, A.K., Garde, R.J. & Ranga Raju, K.G. 1978. Vortex formation at vertical pipe intakes. *Journal of the Hydraulics Division*, 104(10), 1429-1445.
- Jain, S.C. 1988. Air transport in vortex-flow drop shafts. *Journal of Hydraulic Engineering*, 114(12), 1485-1497.
- Jain, S.C. & Kennedy, J.F., 1983. *Vortex-flow drop structures for the Milwaukee metropolitan sewerage district inline storage system* (No. 264). Iowa Institute of Hydraulic Research, the University of Iowa.
- Kabagire, K.D. & Yahia, A. 2018. Modelling the properties of pervious concrete using a full-factorial design. *Road Materials and Pavement Design*, 19(1), 1-17.



- Laoun, B., Kasat, H.A., Ahmad, R. & Kannan, A.M. 2018. Gas diffusion layer development using design of experiments for the optimization of a proton exchange membrane fuel cell performance. *Energy*, 151, 689-695.
- Liu, Z.P., Guo, X.L., Xia, Q.F., Fu, H., Wang, T. & Dong, X.L. 2018. Experimental and numerical investigation of flow in a newly developed vortex drop shaft spillway. *Journal of Hydraulic Engineering*, 144(5), 04018014.
- Ma, Y., Zhu, D.Z. & Rajaratnam, N. 2016. Air entrainment in a tall plunging flow dropshaft. *Journal of Hydraulic Engineering*, 142(10), 04016038.
- Ma, Y., Zhu, D.Z., Yu, T. & Liu, Y. 2018. Assessing the effectiveness of an airshaft for dropshaft air recirculation and depressurization. *Journal of Hydro-Environment Research*, 18, 49-62.
- Mahmoudi-Rad, M. & Khanjani, M.J. 2019. Energy dissipation of flow in the vortex structure: experimental investigation. *Journal of Pipeline Systems Engineering and Practice*, 10(4), 04019027.
- Montgomery, D.C. 2017. *Design and analysis of experiments*. 9th Ed., John Wiley and Sons, Arizona State University.
- Mulligan, S., Casserly, J. & Sherlock, R. 2016. Effects of geometry on strong free-surface vortices in subcritical approach flows. *Journal of Hydraulic Engineering*, 142(11), 04016051.
- Ogihara, K. & Kudou, T. 1996. Theoretical analysis of air-entrained flow in vertical drop shafts of the channel in urban drainage system. In *Managing Water: Coping with Scarcity and Abundance*. ASCE. 69-74.
- Padulano, R. & Del Giudice, G. 2018. Vertical drain and overflow pipes: literature review and new experimental data. *Journal of Irrigation and Drainage Engineering*, 144(6), 04018010.
- Pfister, M., Crispino, G., Fuchsmann, T., Ribi, J.M. & Gisonni, C. 2018. Multiple inflow branches at supercritical-type vortex drop shaft. *Journal of Hydraulic Engineering*, 144(11), 05018008.
- Pump, C.N. 2011. Air entrainment relationship with water discharge of vortex drop structures. MSc Thesis, Dept. of Civil and Environmental Engineering, University of Iowa, USA.
- Sangsefidi, Y., Mehraein, M., Ghodsian, M. & Motalebizadeh, M.R. 2017. Evaluation and analysis of flow over arced weirs using traditional and response surface methodologies. *Journal of Hydraulic Engineering*, 143(11), 04017048.
- Yu, D. & Lee, J.H. 2009. Hydraulics of tangential vortex intake for urban drainage. *Journal of Hydraulic Engineering*, 135(3), 164-174.
- Zhao, C.H., Zhu, D.Z., Sun, S.K. & Liu, Z.P. 2006. Experimental study of flow in a vortex drop shaft. *Journal of Hydraulic Engineering*, 132(1), 61-68.

