

بررسی مقایسه‌ای هزینه-سود سیستم تلفیقی تهویه صنعتی و مرطوب سازی با فیلترخانه در یک شرکت فرآوری مواد معدنی

مرتضی بابائی^۱، فرشید قربانی شهنا^{۲*}، عبدالرحمن بهرامی^۳

^۱ دانشجوی کارشناسی ارشد، مهندسی بهداشت حرفه‌ای، قطب علمی بهداشت حرفه‌ای و مرکز تحقیقات علوم بهداشتی، دانشکده بهداشت، دانشگاه علوم پزشکی همدان، همدان، ایران

^۲ دانشیار، گروه مهندسی بهداشت حرفه‌ای، قطب علمی بهداشت حرفه‌ای و مرکز تحقیقات علوم بهداشتی، دانشگاه علوم پزشکی همدان، همدان، ایران

^۳ استاد، گروه مهندسی بهداشت حرفه‌ای، قطب علمی بهداشت حرفه‌ای، مرکز تحقیقات علوم بهداشتی، دانشگاه علوم پزشکی همدان، همدان، ایران

* نویسنده مسئول: فرشید قربانی شهنا، دانشیار، گروه مهندسی بهداشت حرفه‌ای، قطب علمی بهداشت حرفه‌ای و مرکز تحقیقات علوم بهداشتی، دانشکده بهداشت، دانشگاه علوم پزشکی همدان، همدان، ایران

پزشکی همدان، همدان، ایران. ایمیل: fghorbani@umsha.ac.ir

DOI: 10.21859/johe-03016

چکیده

مقدمه: کنترل ذرات منتشره از فرآیندهای فرآوری مواد معدنی و انتخاب سیستم‌های اقتصادی و مناسب کنترل آلودگی هوا یک امر ضروری است. این مطالعه باهدف بررسی هزینه-سود سیستم کنترل آلودگی اجراسده در واحدهای سنگشکن یک شرکت فرآوری مواد معدنی و مقایسه آن با پالاس گر پرهزینه‌تر فیلترخانه صورت گرفت.

روش کار: سیستم تهویه مکنده موضعی، مرطوب سازی و سیکلون های بازده بالای مدل استایرمند با اقتباس از استانداردها و راهنمایی‌های موجود، طراحی و نصب شد. سپس عملکرد سیستم مرطوب سازی و تهویه صنعتی به صورت مجرزا و تلفیقی در کنترل ذرات منتشره در هوای محیط کار، مواجهه فردی و انتشار زیستمحیطی مورد ارزیابی قرار گرفت. در نهایت آنالیز هزینه-سود این سیستم در مقایسه با سیستم پرهزینه‌تر فیلترخانه مورد بررسی قرار گرفت.

پافته‌ها: بازده سیستم تلفیقی در کاهش میزان مواجهه فردی و غبار محیطی در خط یک سنگشکن به ترتیب ۸۷ و ۹۵ درصد و در خط دو سنگشکن ۸۸ و ۹۵ درصد بود. همچنین غلظت غبار خروجی از سیستم تهویه در خط یک و دو سنگشکن به ترتیب $112/68 \text{ mg/m}^3$ و $121/28 \text{ mg/m}^3$ به دست آمد. هزینه ساخت و راهبری سالیانه سیستم تلفیقی نسبت به فیلترخانه به ترتیب $2/17$ میلیارد ریال و 992 میلیون ریال کاهش پافته است و سود سالانه جمع‌آوری غبار معدنی توسط سیکلون 518 میلیون ریال برآورد شد.

نتیجه‌گیری: با توجه به نتایج به دست آمده سیستم تلفیقی اجراسده کاهش قابل توجهی از غبار منتشره در محیط کار و محیط‌زیست را داشته است. همچنین مطابق با تحلیلهای اقتصادی صورت گرفته، در هزینه‌های ساخت و راهبری سالیانه سیستم تلفیقی در مقایسه با فیلترخانه به ترتیب 73 و 80 درصد صرفه‌جویی شده است و در کمتر از 220 روز هزینه ساخت و اجرای پروژه از سود جمع‌آوری غبار معدنی توسط سیستم تلفیقی، جبران خواهد گشت بنابراین می‌توان در شرایط مشابه این سیستم را به عنوان یک راهکار مناسب و اقتصادی پیشنهاد داد.

بهداشت جهانی سالانه ۵۰۰ هزار نفر پیش از رسیدن به سن

بلوغ، به علت قرار گرفتن در معرض غلظت‌های محیطی ذرات معلق می‌میرند. در بریتانیا به تنها یکی، این رقم در حدود 10 هزار نفر است. همچنین سازمان بهداشت جهانی، هزینه سالیانه بهداشتی ناشی از آلودگی هوا را در کشورهای اتریش، فرانسه و سوئیس در حدود 30 میلیارد پوند برآورد کرده که مطابق با 6 درصد مجموع میزان مرگ‌ومیر است. در ایالات متحده هزینه سالیانه بهداشتی ناشی از غلظت ذرات، در طول 50 سال گذشته با توسعه صنایع در ایران شکلی از یک جامعه صنعتی در استانهای مختلف به وجود آمده است به طوری که ده‌ها هزار واحد صنعتی در کشور در حال فعالیت هستند. بسیاری از این صنایع به علت مشکلات فنی و عدم وجود نیروی کار متخصص در خصوص محیط‌زیست، مواد آلاینده را به شکل‌های مختلف در محیط اطراف پخش می‌نمایند [۱]. طبق برآورد سازمان

تاریخ دریافت مقاله: ۱۳۹۵/۰۳/۱۳

تاریخ پذیرش مقاله: ۱۳۹۵/۰۴/۲۲

واژگان کلیدی:

هزینه-سود

مرطوب سازی

سیکلون

فیلترخانه

غبار

تمامی حقوق نشر برای دانشگاه علوم پزشکی همدان محفوظ است.

مقدمه

فیلترخانه به دسته‌ای از وسایل کنترل آلودگی هوا اطلاق می‌گردد که از فیلتر و فرایند فیلتراسیون جهت پالایش هوا استفاده می‌نمایند. فیلترخانه در صورت طراحی صحیح بازده پالایی در حذف ذرات هوابرد با قطری تا حد ۰/۱ میکرومتر داردند [۱۴].

کاربرد سیستم‌های مرطوب سازی، سیکلون و پالایش گرهای تلفیقی در کنترل ذرات صنایع مورد بررسی قرار گرفته است. مطابق نتایج مطالعات مختلف انجام شده کاربرد پالایش گرهای تلفیقی در جمع آوری ذرات گزینه خوبی برای کنترل آلوودگی در صنایعی با محدودیت‌های اقتصادی و فناوری قدیمی هستند [۱۵-۹]. نظر به هزینه‌های نسبتاً زیاد اولیه و نیز هزینه‌های عملیاتی روش‌های مختلف کنترل آلودگی و عدم بازگشت سرمایه در بعضی از واحدهای صنعتی، قسمت بازیافت و کنترل آلاینده‌ها و خصوصاً بخش کنترل آلودگی هوا به بخشی زائد و با بار اقتصادی بی‌بازگشت تبدیل شده است. از این‌روست که تلاش عمدهً محققان زمینه‌های بهداشت حرفه‌ای و محیط‌زیست در سال‌های اخیر، نه تنها متوجه ابداع روش‌های جدید در تصفیه، بلکه متوجه یافتن روش‌های کم‌هزینه‌تر در این زمینه شده است [۶]. یکی از راهبردهای موجود در مدیریت آلودگی هوا، راهبرد مبتنی بر آنالیز هزینه-سود می‌باشد. در این راهبرد سعی بر آن است تا با ارزیابی روش‌های مختلف کنترل آلودگی هوا، فواید ناشی از کنترل آن و همچنین برآورد و مقایسه هزینه این روش‌ها، بهترین گزینه کنترلی که از لحاظ هزینه نیز مقرر شده باشد برای شرایط مورد نظر انتخاب گردد [۱] با توجه به بوده قابل توجه غبار منتشره از منابع آلاینده در صنعت مورد مطالعه، پیش‌بینی می‌شود که برای تصفیه غبار جمع آوری شده از منابع، نیاز به غبارگیرهای پرهزینه‌تری همچون فیلتر خانه باشد که دارای هزینه‌های قابل توجه ساخت و راهبری است. هدف از این مطالعه طراحی سیستم تلفیقی مرطوب سازی با پالایش گر سیکلون جهت کنترل ذرات منتشره از منابع مولد آلاینده دو خط سنگ‌شکن و مقایسه هزینه-سود این سیستم با پالایش گر پرهزینه‌تر فیلتر خانه می‌باشد.

روش کار

مطالعه حاضر در دو واحد سنگ‌شکن یک شرکت معدنی سرب و روی صورت گرفت. مواد معدنی اولیه پس از خردایش و دانه‌بندی در واحد سنگ‌شکن، در فرایند تولید کنسانتره سرب و روی مورد استفاده قرار می‌گیرند. برای کنترل آلاینده‌های منتشره ناشی از نوار نقاله‌ها و سرنها در محیط کار و کاهش مواجهه شاغلین، از سیستم تهویه موضعی با

بالغ بر ۲۳ میلیارد پوند برآورد شده است. بر اساس گزارش بانک جهانی برآورد خسارات سالیانه آلودگی هوا در ایران نشان می‌دهد که خسارت مرگومیر ناشی از آلودگی هوا شهری، سالانه ۶۴۰ میلیون دلار معادل ۰/۵۷ درصد از تولید ناخالص داخلی است [۳، ۲].

انتشار ذرات در هوای محیط کار در بسیاری از فرآیندهای فرآوری مواد معدنی اجتناب‌ناپذیر است. غبار تولید شده از فعالیت‌های معدنی یک موضوع مهم در ارتباط با تأثیر آن بر سلامت انسان، محیط‌زیست، اینمی و بهره‌وری می‌باشد. از مهم‌ترین منابع انتشار غبار در این فرآیندها سنگ‌شکن‌ها، سرندها و نوار نقاله‌ها می‌باشند. موضوعات مربوط به انتشار غبار تحت تأثیر چندین پارامتر شامل شرایط آب و هوایی، فرآیندهای مکانیکی، خصوصیات مواد و فن‌آوری‌های کنترل می‌باشد [۴، ۵]. با افزایش دانش در مورد اثرات زیان‌بار آلاینده‌های محیطی، صنایع با مقررات سخت‌گیرانه‌تری برای تخلیه هوای آلوده ناشی از فعالیت‌های مختلف به محیط مواجه می‌شوند. این مقررات به طور فزاینده‌ای سخت‌گیرانه هستند و حدود قانونی انتشار، به طور مداوم در حال کاهش است [۶].

امروزه اهمیت کنترل آلودگی هوا با توجه به بیماری‌های مختلف ناشی از آلودگی هوا افزایش یافته است [۷]. سیستم‌های کنترل غبار یکی از روش‌های کنترل مهندسی می‌باشند که شرکت‌های فراوری مواد معدنی به منظور کنترل غبار و کاهش مواجهه کارگران با آن، به طور گستردۀ مورد استفاده قرار می‌دهند [۸]. مطالعات مختلف، تجهیزات کنترلی متنوعی از جمله اسپری آب، سیکلون، اسکرابر، فیلتر خانه و رسوب دهنده‌های الکترواستاتیک را جهت کنترل ذرات توصیه نموده‌اند [۹-۱۱]. سیستم‌های مرطوب سازی یکی از قدیمی‌ترین و ساده‌ترین روش‌های کنترل ذرات در فرآیندهای فرآوری مواد معدنی است، در اکثر فرآیندهای فرآوری مواد معدنی از اسپری آب در محل تولید و انتشار غبار جهت کنترل و فرونشانی آن استفاده می‌شود [۸-۱۲].

از روش‌های دیگر کنترل غبار در این فرآیندها استفاده از سیستم تهویه موضعی است. غبار جمع شده توسط سیستم تهویه موضعی باید در استاندارد تعریف شده وارد محیط‌زیست شود. یکی از تجهیزات پرکاربرد و کم‌هزینه در کنترل و جمع آوری ذرات هوابرد سیکلون‌ها می‌باشند. از مزایای مهم این پالایش گر در مقایسه با سایر تجهیزات همچون اسکرابرها و فیلتر خانه، سهولت تعمیر و نگهداری و هزینه‌های ناچیز آن است. نقطه ضعف عمدۀ سیکلون‌ها در مقیاس صنعتی، بازده نسبتاً کم آن‌ها در جمع آوری ذرات ریز می‌باشد [۱۳].

نمونه برداری جهت تعیین غبار قابل استنشاق و کل محیط کار در ۴ حالت (بدون هیچ سیستم کنترلی، فعال بودن سیستم مرتبط بازی به تنهایی، فعال بودن سیستم تهویه به تنهایی و فعال بودن سیستم تلفیقی مرتبط بازی و تهویه صنعتی) صورت گرفت. تعداد نمونه های فردی و محیطی در هر وضعیت ۳ نمونه بود که در مجموع در هر خط سنگ شکن ۲۴ نمونه گرفته شد. همچنین برای تعیین بازده پالایش گر در هر حالت (فعال بودن سیستم تهویه به تنهایی و فعال بودن سیستم تلفیقی تهویه و مرتبط بازی) ۳ نمونه گرفته شد. که در مجموع در هر خط سنگ شکن ۱۲ نمونه مورد سنجش قرار گرفت.

در ارتباط با ارزیابی هزینه های اجرایی و راهبری پروژه از مدل هزینه تجهیزات استفاده گردید. این مدل یک روش ساده ای به منظور برآورد هزینه های مرتبط با تجهیزات کنترل آلوگی هوا می باشد. بر اساس این مدل در مطالعه حاضر دو نوع هزینه شامل هزینه ساخت و هزینه راهبری تجهیزات در نظر گرفته شد. به منظور تعیین هزینه راهبری، این هزینه به دو بخش راهبری و تعمیرات تقسیم شد، که با استفاده از رابطه کلی زیر محاسبه گردید [۱۴]:

$$C = \frac{n.L}{D_g.A.t} \text{ یا } n = \frac{D_g.A}{L} \cdot C.t$$

G، هزینه سالیانه راهبری و تعمیرات
A، هزینه برق
B، هزینه آب مصرفی
C، هزینه سوخت
D، هزینه تعمیرات

برای فیلترخانه، رابطه بالا به صورت زیر خلاصه می شود:

$$G = A + D$$

زیرا B = ۰ و C = ۰ می باشد.

و برای سیستم تلفیقی مرتبط بازی و تهویه صنعتی به صورت زیر می باشد:

$$G = A + B + D$$

هزینه برق مصرفی در سیستم تلفیقی شامل هزینه برق پمپ آب و هواکش سیستم تهویه بود و هزینه برق مصرفی فیلترخانه شامل هزینه برق کمپرسور هوا و هواکش در نظر گرفته شد که کل هزینه های برق مصرفی بر اساس توان مصرفی تجهیزات و مدت زمان کار کرد سالیانه محاسبه گردید. همچنین هزینه آب مصرفی سیستم تلفیقی بر اساس دبی سیستم اسپری آب و مدت زمان کار کرد سالیانه محاسبه گردید. هزینه تعمیرات سیستم تلفیقی بر اساس اطلاعات مربوطه شامل هزینه کار کرد کار کنان، تجهیزات مصرفی،

اقتباس از استانداردهای VS-۵۰-۹۹ و VS-۰۱-۹۹ تهويه صنعتی آمريكا [۱۶] و برای سنگ شکنها از منابع و راهنمایی معتبر استفاده شد [۵]. روش محاسبات سیستم تهویه طبق روش فشار سرعت که توسط کمیته تهويه صنعتی آمريكا معرفی شده است، انتخاب گردید [۱۶].

به منظور انتخاب پالایش گر مناسب و اقتصادی، غلظت و اندازه ذرات غبار در محیط کار مورد ارزیابی قرار گرفت. در گام بعدی با توجه به غلظت و اندازه ذرات روش های مختلف تصفیه ذرات که قابل اجرا بودند مورد بررسی قرار گرفت. در ارتباط با پالایش گر، از اسکرابر به دلیل از دست دادن مواد بالارزش بازیافتی و سود حاصل از جمع آوری غبار، استفاده نشد، همچنین کاربرد رسوب دهنده های الکترواستاتیک با توجه به هزینه های بالا و ملاحظات فنی، خارج از توان شرکت بود. فیلتر خانه و سیستم تلفیقی سیکلون و مرتبط سازی دو گزینه ای بود که برای کنترل آلوگی این شرکت در نظر گرفته شد. در نهایت پس از طراحی و برآورد هزینه های ساخت و راهبری این دو گزینه، سیستم تلفیقی به دلیل هزینه های پایین ساخت و راهبری، انتخاب گردید.

به منظور طراحی سیستم مرتبط سازی عوامل مؤثر بر این سیستم ها شامل اندازه ذرات و قطرات اسپری شده، نوع و الگوی پاشش قطرات و زاویه پاشش مطابق راهنمایی موجود تعیین شد [۱۲-۱۷]. گام اول در طراحی سیکلون ها، انتخاب مدل سیکلون با توجه به شرایط موجود بود. پس از بررسی های صورت گرفته از سیکلون بازده بالای مدل استایرمند استفاده گردید و ابعاد هندسی آن مشخص گردید. پس از اجرای این سیستم، مواجهه فردی، انتشار در محیط کار و محیط زیست مورد ارزیابی قرار گرفت.

به منظور تعیین توزیع سایز و بار جرمی غبار در سایز بندی های متفاوت از دستگاه Portable Dust Monitor مدل Grimm ۱۱۰-۸ استفاده شد. جهت تعیین غبار قابل استنشاق و کل محیط کار از روش NIOSH ۰.۶۰۰ و NIOSH ۰.۵۰۰ استفاده گردید. مواد و تجهیزات مورد استفاده شامل پمپ نمونه برداری مدل PCXR۳-۲۲۴ ساخت شرکت SKC انگلستان، سیکلون نایلونی، نگه دارنده دوبخشی فیلتر Close Face و فیلتر های PVC با قطر ۲۵ mm و ۳۷ mm بود [۱۸]. نمونه برداری داخل کانال جهت ارزیابی عملکرد سیکلون مطابق استاندارد BS ۳۴۰-۵ انجام شد [۱۹]. نمونه برداری به منظور تعیین تراکم وزنی ذرات در دو ایستگاه قبل و بعد از سیکلون و در ۴ نقطه به روش نمونه برداری PVC ایزو کینتیک و با استفاده از پمپ نمونه برداری و فیلتر صورت گرفت.

G، هزینه سالیانه برای تعمیرات و راهبری X، هزینه سالیانه ساخت (۱۸ درصد هزینه اولیه ساخت در فیلترخانه) Y، هزینه استهلاک سرمایه (۶/۶۷ درصد هزینه اولیه ساخت در فیلترخانه) هزینه سالیانه ساخت (X) و هزینه استهلاک (Y) در سیستم تلفیقی مطالعه حاضر در مجموع حداکثر ۵ درصد هزینه ساخت در نظر گرفته شد [۱۴]. در نهایت هزینه‌های این دو سیستم مقایسه و سودهای مستقیم و غیرمستقیم پروژه بررسی گردید.

مدت زمان متداول تعمیرات در ماه و با استفاده از رابطه زیر محاسبه گردید:

$$M = (T)(W)(C) + (S)$$

M، هزینه سالیانه تعمیرات (ریال)
T، زمان متداول تعمیرات (ساعت در هفته)
W، تعداد هفتاهای زمان کارکرد
C، هزینه کارکرد کارکنان در هر ساعت
S، هزینه تجهیزات مصرفی (ریال)
هزینه تعمیرات سالیانه فیلترخانه بر اساس رابطه زیر محاسبه گردید [۱۴]:

یافته‌ها

میزان دبی هوای مورد نیاز برای خط سنگشکن یک CFM ۱۳۲۷۰ و برای خط دوم سنگشکن CFM ۱۳۲۹۳ با توجه به مشابه بودن منابع و تجهیزات انتشار آводگی، سیستم تلفیقی در هر واحد سنگشکن شامل دو اسپری آب و سه سیکلون بازده بالا (استایرمند) بود. سیستم مرطوب سازی با در نظر گرفتن عوامل مؤثر در بازده آن تعییه شد. در این مطالعه در هر خط سنگشکن از ۲ نازل مخروطی با دبی ۳/۲ لیتر بر دقیقه استفاده شد. سیستم تهویه صنعتی طراحی و اجرا شد. با توجه به اینکه دبی هوای در دو خط سنگشکن اختلاف چندانی نداشت ابعاد هندسی سیکلون یکسان بود. این ابعاد در جدول ۱ نشان داده شده است. غلظت غبار کل و قابل استنشاق در چهار حالت ذکر شده در خط یک و دو سنگشکن در جدول ۲ نشان داده شده است. همچنین غلظت غبار داخل کانال در دو حالت ذکر شده در هر خط در جدول ۳ ارائه گردیده است.

$$M = \frac{(N)(P)(S) + (T)(W)(C)}{Q}$$

M، هزینه سالیانه تعمیرات (ریال بر هر فوت مکعب جریان هوا)
N، تعداد کیسه‌ها
P، تعویض سالیانه کیسه صافی (%)
S، هزینه تعویض کیسه صافی (ریال)
T، زمان متداول تعمیرات (ساعت در هفته)
W، تعداد هفتاهای زمان کارکرد
C، هزینه کارکرد کارکنان در هر ساعت
Q، دمی جریان هوا (فوت مکعب بر دقیقه)
در نهایت هزینه کل سالیانه از رابطه زیر به دست می‌آید [۱۴]:

$$T = G + X + Y$$

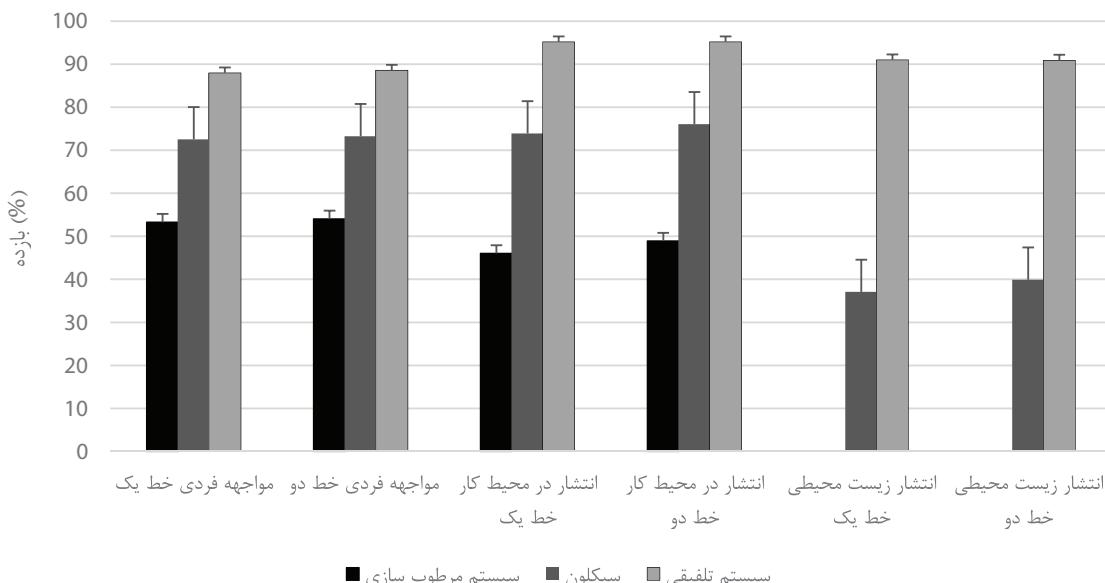
در این رابطه:
T، هزینه کل سالیانه (ریال)

جدول ۱: ابعاد هندسی سیکلون استایرمند									
S	D _e	B	a	B	Z	H	H	D _c	ابعاد اندازه (m)
۰/۷۲۵	۰/۵۸	۰/۲۳۲	۰/۵۸	۰/۴۳۵	۲/۹	۱/۷۴	۴/۶۴	۱/۱۶	

جدول ۲: نتایج سنجش غبار قابل استنشاق و کل در محیط کار				
نوع سیستم	فعال بودن هر دو سیستم	فعال بودن سیستم	بدون هیچ گونه	خط یک سنگشکن
میتواند	فعال بودن سیستم	فعال بودن سیستم	بدون هیچ گونه	غله غبار قابل استنشاق (mg/m ³)
۱/۹۱ ± ۰/۴۲	۴/۳۶ ± ۱/۰۷	۷/۴۱ ± ۴۱	۱۵/۸۷ ± ۲/۲۶	۰/۷۲۵ ± ۰/۰۷۱
۲/۹۸۵ ± ۰/۷۱	۱۶/۲۰ ± ۳/۰۶	۳۳/۵ ± ۴/۳۸	۶۲/۰۹ ± ۹/۹۱	۰/۷۲۵ ± ۰/۰۷۱
خط دو سنگشکن	غله غبار کل	غله غبار کل	غله غبار کل	غله غبار کل
۱/۶۰ ± ۰/۳۹	۳/۷۵ ± ۰/۶۸	۶/۴۴ ± ۰/۵۶	۱۴/۰۲ ± ۱/۵۹	۰/۷۲۵ ± ۰/۰۷۱
۲/۸۷ ± ۰/۲۶	۱۴/۲۸ ± ۱/۳۰	۳۰/۴۶ ± ۲/۲۰	۵۹/۶۴ ± ۷/۹۴	۰/۷۲۵ ± ۰/۰۷۱

جدول ۳: نتایج سنجش غبار داخل سیستم تهویه

فعال بودن هر دو سیستم تهویه به تنها بی		فعال بودن هر دو سیستم تهویه به تنها بی		خط یک سنگشکن (mg/m^3)	
بعد سیکلون	قبل سیکلون	بعد سیکلون	قبل سیکلون	خط یک	خط دو
$121/28 \pm 14/26$	$1346/16 \pm 97/68$	$1619/49 \pm 164/52$	$2574/23 \pm 328/67$		
$112/68 \pm 16/01$	$1238/97 \pm 61/24$	$1407/08 \pm 126/19$	$2341/54 \pm 298/08$	(mg/m^3)	(mg/m^3)



تصویر ۱: مقایسه بازده سیستم دو خط سنگشکن در کاهش مواجهه فردی، انتشار محیطی و زیستمحیطی

جدول ۴: جزئیات هزینه‌های طراحی، ساخت و تجهیزات سیستم مرطوب سازی و سیکلون

تجهیزات	پمپ آب، نازل و لوله آب	هواسک	هزینه طراحی	سیکلون	هو و کانال	جمع کل هزینه‌ها	هزینه (میلیون ریال)
	۷۸۰	۱۰۰	۲۰۰	۱۵۰	۳۰۰	۳۰	

جدول ۵: جزئیات هزینه‌های طراحی، ساخت و تجهیزات اتاقک کیسه‌ای

تجهیزات	صفی‌های کیسه‌ای زیرساخت و اتاقک و نصب هو و کانال	کمپرسور هو	هواسک	هزینه طراحی	جمع کل هزینه‌ها	هزینه (میلیون ریال)
	۲/۹۵۰	۱۰۰	۳۰۰	۴۰۰	۳۰۰	۲۵۰

تصویر ۱ نمودار بازده سیستم مرطوب سازی و تهویه صنعتی را به صورت مجزا و تلفیقی در کاهش مواجهه فردی، انتشار ذرات در محیط کار و انتشار زیستمحیطی در هر دو خط سنگشکن نشان می‌دهد. با توجه به محاسبات مربوط به طراحی فیلتر خانه چنانچه از این سیستم به منظور کنترل ذرات منتشره استفاده می‌گردید برای خط یک و دو سنگشکن به ترتیب به تعداد ۱۷۴ و ۱۷۶ کیسه فیلتر با قطر 15 cm و ارتفاع $2/5 \text{ m}$ نیاز بود. این محاسبات به منظور مقایسه فیلترخانه با سیستم

جدول ۶: مقایسه هزینه‌های سالیانه سیستم تلفیقی مرطوب سازی و تهویه صنعتی با فیلترخانه (میلیون ریال)					نوع سیستم
هزینه ساخت و استهلاک سالیانه	هزینه راهبری	هزینه تعمیرات	کل هزینه سالیانه		
۲۵۱	۸	۲۰۴	۳۹	۷۲۸	سیستم تلفیقی مرطوب سازی و تهویه صنعتی
۱/۲۴۴	۷۴	۴۴۲			اتفاق کیسه‌ای

جدول ۷: سودهای مستقیم و غیرمستقیم سیستم تلفیقی مرطوب سازی و تهویه صنعتی	
نوع سود و سود	
مستقیم	
بازیافت مواد بالرزش از دست رفته	
کاهش هزینه‌های راهبری و تعمیرات در مقایسه با سیستم‌های پرهزینه‌تر مانند اتفاق کیسه‌ای	
غیرمستقیم	
کاهش تعمیرات و خرایی دستگاه‌ها مانند الکتروموتورها در اثر غبار	
کاهش هزینه‌های بهداشتی و بیماری کارکنان و غرامت‌های ناشی از آن با توجه به اینکه در غبار هوای کارگاه غلظت بالایی از کوارتز بود و همچنین کاهش شکایات سازمان‌های مربوطه	
کاهش هزینه‌های زیستمحیطی و شکایات سازمان‌های مربوطه	
کاهش هزینه‌های در ارتباط با اینمنی محیط کار و حوادث با توجه به اینکه تراکم بالای غبار موجود در محیط کار منجر به حوادث جانی و مالی می‌گردد و همچنین افزایش بهره‌وری	
کاهش شکایات مردمی با توجه به کنترل غبار زیستمحیطی	

جدول ۸: سود مستقیم از مواد جمع‌آوری شده به وسیله سیستم تهویه صنعتی			
قیمت هر تن غبار جمع شده به وسیله تهویه کارکرد سالیانه (روز) (میلیون ریال)	مواد معدنی جمع‌آوری شده در هر روز در دو خط سنگشکن (تن)	کارکرد سالیانه (روز)	جمع کل سود (میلیون ریال)
۵۱۸/۴	۲/۴	۱۴۴	۱/۵

بحث

در مطالعه حاضر به بررسی کنترل غبار هوا در دو واحد سنگشکن یک شرکت معدنی و مقایسه هزینه سود سیستم اجراسده با پالایش گر فیلترخانه پرداخته شده است. در ارتباط با استانداردهای مورد استفاده در این مطالعه به منظور طراحی سیستم تهویه مکنده موضعی با مطالعه‌ای که مهربیزی و همکاران و همچنین مطالعات مشابهی که قربانی و بهرامی انجام داده‌اند، مورد مقایسه و تطبیق قرار گرفته است [۲۰-۲۲].

در صنعت مورد بررسی با توجه به اینکه تراکم غبار بسیار بالا بوده، سیستم‌های تهویه مؤثرترین روش جهت کنترل غبار منتشره بود. با توجه به اندازه‌گیری‌های صورت گرفته، به دلیل تراکم بسیار بالای ذرات منتشره ناشی از منابع آلاینده و همچنین نیاز به بازیافت مجدد ذرات که برای صنعت مورد مطالعه ارزش اقتصادی داشتند، بهترین و کم‌هزینه‌ترین وسیله، استفاده از

جزئیات هزینه‌های طراحی، ساخت و تجهیزات برای سیستم تلفیقی اجراسده و اتفاق کیسه‌ای در جداول ۴ و ۵ ارائه شده است.

با توجه به نتایج به دست آمده با اجرای این سیستم تلفیقی بالغ بر ۲/۱۷ میلیارد ریال از هزینه ساخت و ۹۹۲ میلیون ریال از هزینه‌های راهبری و تعمیرات سالیانه در مقایسه با فیلترخانه صرفه‌جویی شده است. مقایسه هزینه‌های سالیانه سیستم تلفیقی مرطوب سازی و تهویه صنعتی با فیلترخانه در جدول ۶ ارائه گردیده شده است. سودهای حاصل از کنترل آلودگی در این پروژه شامل سود مستقیم و غیرمستقیم سیستم کنترلی می‌باشد که در جدول ۷ به آن اشاره شده است. روزانه حدود ۱۲۰۰ کیلوگرم غبار در هر خط توسط سیکلون‌ها جمع‌آوری می‌شود. در جدول ۸ سود مستقیم از مواد جمع‌آوری شده با توجه به ۳۴۵۶ ساعت کارکرد سالیانه ۱۴۴ روز کارکرد سالیانه) ارائه گردیده است.

کردند. نتایج مطالعه نشان داد که بازده کل ذرات ۹۱/۱ درصد بود [۲۶]. در مطالعه‌ای دیگر که توسط قربانی و همکاران جهت کنترل ذرات در کوره ذوب یک شرکت تولید فولاد آبیاژی انجام دادند میانگین بازده سیکلون های مورد استفاده در این مطالعه ۷۳٪ گزارش شده است [۲۷]. قربانی و همکاران مطالعه‌ای جهت کنترل آلاینده‌های هوا در یک شرکت معدنی انجام دادند. در این مطالعه به دلیل تراکم بسیار بالای ذرات منتشره، از چهار سیکلون موازی برای دو کوره ذوب استفاده گردید. نتایج به دست آمده از سنجش میزان ذرات نشان داد که بازده سیکلون‌های موازی مورد استفاده در این مطالعه ۹۴٪ می‌باشد [۱۵]. مطالعه حاضر با مطالعات ذکرشده در این زمینه مورد بررسی و مقایسه قرار گرفت. دلیل اختلاف بازده سیستم در این مطالعه با مطالعات ذکرشده تراکم غبار، قطر و دانسیته ذرات بود. با توجه با نتایج اندازه‌گیری کاربرد توأم سیستم مرطوب سازی و تهویه صنعتی، منجر به بهبود بازده جمع‌آوری غبار می‌گردد. بطوریکه بازده این سیستم تلفیقی در حذف ذرات کل بیش از ۹۵ درصد و برای ذرات قابل استنشاق بیش از ۸۷ درصد به دست آمد. همچنین غلظت خروجی ذرات زیستمحیطی که کمتر از حد مجاز استانداردهای زیستمحیطی بود.

Ahuja باهدف تأثیر مرطوب سازی دیواره سیکلون بر بازده جمع‌آوری آن مطالعه‌ای انجام داد که نتایج مطالعه نشان داد رطوبت دهی دیواره سیکلون تأثیر مثبتی در افزایش بازده سیکلون دارد بطوریکه بازده ذرات ۱-۳ میکرومتر را حدود ۳۰ درصد افزایش می‌دهد [۲۸]. نتایج این مطالعه در ارتباط با بازده سیستم‌های تلفیقی با نتایج مطالعات قربانی و بهرامی که از سیستم تلفیقی سیکلون و اسکرابر مه پاش با بازده بیش از ۹۰٪ استفاده شده بود، مطابقت دارد. همچنین طبق نتایج گزارش شده غلظت زیستمحیطی خروجی در این مطالعات کمتر از مقدار مجاز (150 mg/m^3) ارائه شده توسط سازمان محیط‌زیست ایران می‌باشد [۲۹-۲۱]. مطابق با نتایج به دست آمده از هزینه ساخت و اجرای پروژه سیستم تلفیقی تهویه صنعتی و مرطوب سازی در مقایسه با فیلترخانه در دو خط سنگ‌شکن، در مجموع بالغ بر ۷۳ درصد در این هزینه‌ها صرفه‌جویی صورت گرفته است. همچنین طی بررسی‌های صورت گرفته در ارتباط با هزینه راهبری و تعمیرات سیستم تلفیقی در مقایسه با فیلترخانه، با اجرای این پروژه، سالیانه حدود

سیستم تلفیقی مرطوب سازی و سیکلون بازده بالا بود. مطابق با نتایج به دست آمده سیستم مرطوب سازی نقش مؤثری در پیشگیری از تولید غبار و حذف ذرات هوابرد دارد. بازده سیستم مرطوب سازی در حذف ذرات کل و قابل استنشاق به ترتیب بیش از ۵۳ و ۴۶ درصد بود. نتایج این مطالعه با مطالعات صورت گرفته در این زمینه مطابقت دارد.

Gottesfeld و همکارانش در مطالعه‌ای از اسپری آب جهت کاهش ذرات قابل استنشاق سیلیس در سنگ‌شکن‌ها استفاده کردند. نتایج مطالعه نشان داد که این سیستم می‌تواند تأثیر مثبتی بر سلامت کارکنان این صنعت داشته باشد [۲۳]. همچنین Prostanski مطالعه‌ای با عنوان کاربرد سیستم اسپری آب‌هوا به منظور بهبود کنترل ذرات در معادن انجام داد. نتایج مطالعه نشان داد سیستم‌های اسپری آب برای معادنی با تراکم غبار منشره بالا مؤثر هستند همچنین در این مطالعه بازده حذف ذرات معلق کل ۴۲٪ به دست آمده بود [۲۴]. در مطالعه حاضر سیستم مرطوب سازی نقش مؤثری در افزایش بازده سیستم تلفیقی داشت با این حال استفاده از این سیستم به صورت منفرد در فرآیندهایی با تراکم غبار بالا کافی نیست. جهت پالایش ذرات جمع‌آوری شده از سه دستگاه سیکلون بازده بالای مدل استایرمند در هر خط مورد استفاده قرار گرفت، دلیل استفاده از این مدل سیکلون آن است که بیشترین بازده را در حذف ذرات نسبت به سایر مدل‌ها دارد. بازده سیستم تهویه صنعتی با توجه به نتایج اندازه‌گیری در حذف ذرات کل و قابل استنشاق در به ترتیب بیش از ۷۳ و ۷۲ درصد بود. در گزارشی که توسط EPA منتشر شده است، پیشنهاد گردیده است که به هنگام تراکم بالای ذرات در محیط و نیز زمانی که دبی جریان ورودی به سیکلون، بالا باشد، به منظور دستیابی به بازده بالاتر در جمع‌آوری ذرات با سایزهای مختلف، از سیکلون‌های موازی استفاده شود [۲۵].

قربانی و همکاران در مطالعه‌ای مشابه به منظور کنترل غبار واحد خردایش یک صنعت کربور سیلیسیم از سیکلون‌های بازده بالای استایرمند استفاده کردند. نتایج مطالعه نشان داد که پالایش گر سیکلون نقش بسیار مؤثری در کنترل آلودگی هوا محیط کار و انتشار زیستمحیطی دارند [۲۱]. همچنین Gopani و همکارش در مطالعه‌ای در صنعت سیمان به منظور جمع‌آوری ذرات از سیکلون بازده بالای مدل استایرمند استفاده

دبی، برق مصرفی، مصرف انرژی و ...) سیکلون بیشتر از الکتروسیکلون می‌باشد [۳۰] همچنین در مطالعه‌ای دیگر Deshsses و همکار وی از یک راکتور بیولوژیکی جدید به منظور کنترل آلودگی و مقایسه هزینه‌سود استفاده کردند. نتایج مطالعات آن‌ها نشان داد که هزینه‌های سرمایه‌گذاری این سیستم نسبت به فن‌آوری‌های دیگر مثل بیوفیلتراسیون و اکسیدکننده‌های کاتالیستی و حرارتی کمتر است با این حال هزینه‌های عملیاتی سیستم بیشتر بود که دلیل آن نیاز سیستم به مواد شیمیایی متعددی به منظور اثربخشی بهتر نسبت به فن‌آوری‌های دیگر بود [۳۱].

نتیجه‌گیری

با توجه به نتایج مطالعه استفاده از سیستم تلفیقی اجراسده نقش مؤثری در کاهش غبار هوای این شرکت فرآوری مواد معدنی داشته است. این سیستم تلفیقی غبارگیر از نظر هزینه‌های ساخت، راهبری، تعمیرات و ملاحظات مصرف انرژی نسبت به اتفاق کیسه‌های مقرن به صرفه‌تر بوده و بر این اساس استفاده از این سیستم تلفیقی در فرایندهای مشابهی که نیاز به سیستمی اقتصادی دارند، پیشنهاد می‌گردد. انتظار می‌رود با اجرای این مطالعه، با کاهش غبار خروجی از این صنعت و بازیافت غبار توجیه اقتصادی مناسبی برای طرح فراهم گردد.

سپاسگزاری

از مدیران و کارکنان شرکت معدنی که جهت اجرای این پژوهش همکاری لازم را با ما داشته‌اند، کمال تشکر و قدردانی را داریم. این مقاله حاصل پایان‌نامه کارشناسی ارشد با عنوان "طراحی، اجرا و ارزیابی سیستم مرطوب سازی و تهويه صنعتی جهت کنترل ذرات منتشره از واحدهای سنگشکن در یک شرکت معدنی" است که با حمایت معاونت تحقیقات و فناوری دانشگاه علوم پزشکی و خدمات بهداشتی، درمانی همدان (شماره طرح ۹۳۱۲۱۸۶۷۹۹) اجرا شده است.

REFERENCES

1. Bahrami A. Air pollution control technologies. Tehran: Fanavar; 2010.
2. Nafadi K, Solat M, Safari M. [Air pollution]. 2nd ed. Tehran: Noavan- ran Elm.
3. Calabrese D, Kalantari K, Santucci FM, Stanghellini E. Environmental policies and strategic communication in Iran. World Bank Work Pap. 2008;132.
4. Jamshidi Rastani M, Bahrami A, Mahmudi Alashti S, Rastbala N, Hasani S. Efficiency Assessment of Local Exhaust Ventilation Hoods System for Control of Fe2O3 Dust in the process of Oxide Screen Unit at iron making in steel industry. J Occup Hyg Eng. 2014;1(3):9-18.
5. Mody V, Jakhete R. Dust Control Handbook: Noyes Data Corporation; 1988.
6. Cheremisinoff NP. Handbook of Air Pollution Prevention and Control: Elsevier Science; 2002.
7. Kulkarni SJ, Shinde NL. Studies and Research on Cyclone Separators: A Review. 2016;1(4):12-20.

۸۰ درصد صرفه‌جویی اقتصادی خواهد داشت. در ارتباط با ملاحظات مصرف انرژی که یکی از دغدغه‌های اصلی کشورهای در حال توسعه و به خصوص ایران می‌باشد سیستم تلفیقی اجراسده به طور فراوان ای باعث کاهش این امر مهم گردیده است. سهم قابل توجه هزینه راهبری و تعمیرات فیلترخانه مربوط به هزینه استهلاک سالیانه این نوع از پالایش گرهاست که به طبع آن هزینه‌های بالایی از تعمیرات و اصلاح دوباره سیستم را برای کارفرمایان خواهد داشت. این در صورتی است که سیستم تلفیقی اجراسده سهم ناچیزی در ارتباط با استهلاک و تعمیرات خواهد داشت و گزینه اقتصادی و مناسبی برای شرکت‌های مشابه می‌باشد.

سود حاصل از سیستم اجراسده همان طور که در جدول ۷ اشاره شده است شامل سودهای مستقیم و غیرمستقیم حاصل از کنترل آلودگی می‌باشد. سودهای مستقیم پرروزه با توجه به نتایج ارائه شده قابل محاسبه بود ولی سودهای غیرمستقیم که تعداد قابل توجهی از سودهای این پرروزه را شامل می‌شود به دلیل نبود اطلاعات دقیق به سختی قابل محاسبه است. با این حال به نظر می‌رسد سودهای مستقیم پرروزه در مقابل سودهای غیرمستقیم آن ناچیز بوده و در صورتی که سودهای غیرمستقیم قابل محاسبه باشند می‌توان بسیاری از شرکت‌های مشابه این مطالعه را مجاب به کنترل آلودگی منابع آلاینده خود نمود.

با توجه به جدول ۸، در کمتر از ۲۲۰ روز هزینه ساخت و اجرای پرروزه از سود جمع‌آوری غبار معدنی توسط سیستم کنترلی اجراسده، جبران خواهد گشت. این در صورتی است که قبل از کنترل آلودگی، سالانه مقدار قابل توجهی از غبار مواد معدنی هوابرده مشکلات فراوانی را سبب می‌شد. در ارتباط با هزینه‌سود مطالعه حاضر Chen و همکارانش مطالعه‌ای به منظور بررسی هزینه‌سود پالایش گرهای سیکلون و الکتروسیکلون انجام دادند. نتایج نشان داد که هزینه سرمایه‌گذاری و ساخت سیکلون کمتر از پالایش گر الکتروسیکلون می‌باشد. با این حال هزینه‌های عملیاتی (افت فشار،

8. Cecala AB, O'brien AD, Schall J, Colinet JF, Fox WR, Franta RJ, et al. Dust control handbook for industrial minerals mining and processing. NIOSH Rep Invest. 2012;9689.
9. Aliabadi M, Bahrami A, Golbabae F, Ghorbani F. [Comparative Study of Efficiency using of Cyclone, Spray Scrubber and integrated system of cyclone- spray scrubber to collect Silica Particles in stone Crushing Workshops]. J Environ Sci Technol. 2010;12(2):71-8.
10. Tanabe EH, Barros PM, Rodrigues KB, Aguiar ML. Experimental investigation of deposition and removal of particles during gas filtration with various fabric filters. Sep Pur Technol. 2011;80(2):187-95. DOI: [10.1016/j.seppur.2011.04.031](https://doi.org/10.1016/j.seppur.2011.04.031)
11. Goodman GV. Using water sprays to improve performance of a flooded-bed dust scrubber. Appl Occup Environ Hyg. 2000;15(7):550-60. DOI: [10.1080/10473220050028376](https://doi.org/10.1080/10473220050028376) PMID: 10893791
12. Cecala AB. Controlling respirable silica dust in mineral processing operations. Best Pract Dust Cont Met/Nonmet Min. 2010:26-63.
13. Ray MB, Luning PE, Hoffmann AC, Plomp A, Beumer MIL. Improving the removal efficiency of industrial-scale cyclones for particles smaller than five micrometre. Int J Min Process. 1998;53(1-2):39-47. DOI: [10.1016/s0301-7516\(97\)00055-0](https://doi.org/10.1016/s0301-7516(97)00055-0)
14. Theodore L. 2008. DOI: [10.1002/9780470255773](https://doi.org/10.1002/9780470255773)
15. Ghorbani Shahna F, Bahrami A, Farasati F. Application of local exhaust ventilation system and integrated collectors for control of air pollutants in mining company. Ind Health. 2012;50(5):450-7. PMID: 22878358
16. ACGIH, Hygienists ACoGI. Industrial Ventilation: A Manual of Recommended Practice for Design. USA: American Conference of Governmental Industrial Hygienists; 2013.
17. Schick RJ. Spray technology reference guide: Understanding drop size. Spray Syst Co Bull. 2008;459:8-16.
18. Eller PM. NIOSH manual of analytical methods: Method No 7500, Method No 600, Method No 500: Diane Publishing; 1994.
19. Institution BS. Measurement of particulate emission, including grit and dust (simplified method). London1983.
20. Morteza MM, Hossein K, Amirhossein M, Naser H, Gholamhosseini H, Hossein F. Designing, construction, assessment, and efficiency of local exhaust ventilation in controlling crystalline silica dust and particles, and formaldehyde in a foundry industry plant. Arh Hig Rada Toksikol. 2013;64(1):123-31. DOI: [10.2478/10004-1254-64-2013-2196](https://doi.org/10.2478/10004-1254-64-2013-2196) PMID: 23585164
21. Moradi M, Bahrami A. Design, Implementation & Assessment of Local Exhaust Ventilation System and dust collectors for crushing unit. J Occup Hyg Eng. 2015;2(2):32-42.
22. Bahrami AR, Golbabai F, Mahjub H, Qorbani F, Aliabadi M, Barqi M. Determination of exposure to respirable quartz in the stone crushing units at Azendarian-West of Iran. Ind Health. 2008;46(4):404-8. PMID: 18716390
23. Gottesfeld P, Nicas M, Kephart JW, Balakrishnan K, Rinehart R. Reduction of respirable silica following the introduction of water spray applications in Indian stone crusher mills. Int J Occup Environ Health. 2008;14(2):94-103. DOI: [10.1179/oeh.2008.14.2.94](https://doi.org/10.1179/oeh.2008.14.2.94) PMID: 18507285
24. Prostański D. Use of Air-and-Water Spraying Systems for Improving Dust Control in Mines. J Sust Min. 2013;12(2):29-34. DOI: [10.7424/jsm130204](https://doi.org/10.7424/jsm130204)
25. PM AT. Air Pollution Technology Fact Sheet. Fact Sheet Vent Scrub. 2000;2:254-9.
26. Gopani N, Bhargava A. Design of High Efficiency Cyclone for Tiny Cement Industry. International Journal of Environmental Science and Development. 2011:350-4. DOI: [10.7763/ijesd.2011.v2.150](https://doi.org/10.7763/ijesd.2011.v2.150)
27. Garkaz A, Ghorbani Shahna F, Assari M. [The designing and assessment of a local exhaust ventilation system coupled with hybrid collectors for air pollution control of an alloy steel company]. Iran Occup Health. 2015;12(1):38-46.
28. Ahuja SM. Wetted wall cyclone — A novel concept. Powder Technology. 2010;204(1):48-53. DOI: [10.1016/j.powtec.2010.07.005](https://doi.org/10.1016/j.powtec.2010.07.005)
29. Bahrami A, Ghorbani F, Mahjub H, Golbabai F, Aliabadi M. Application of traditional cyclone with spray scrubber to remove airborne silica particles emitted from stone-crushing factories. Ind Health. 2009;47(4):436-42. PMID: 19672019
30. Chen C-J, Wang LFS. Cost-benefit analysis of electrocyclone and cyclone. Resour Conserv Recycl. 2001;31(4):285-92. DOI: [10.1016/s0921-3449\(00\)00086-0](https://doi.org/10.1016/s0921-3449(00)00086-0)
31. Kan E, Deshusses MA. Scale-up and cost evaluation of a foamed emulsion bioreactor. Environ Technol. 2006;27(6):645-52. DOI: [10.1080/09593332708618675](https://doi.org/10.1080/09593332708618675) PMID: 16865920

Comparative Study of Cost-Benefit Integrated System of Water Spary With Industrial Ventilation and Bag Filters in a Mineral Processing Company

Morteza Babaei¹, Farshid Gorbani Shahna^{2,*}, Abdolrahman Bahrami³

¹ MSc Student, Occupational Health Engineering, Center of Excellence for Occupational Health and Research Center for Health Sciences, School of Public Health, Hamadan University of Medical Sciences, Hamadan, Iran

² Associate Professor, Center of Excellence for Occupational Health and Research Center for Health Sciences, School of Public Health, Hamadan University of Medical Science, Hamadan, Iran

³ Professor, Center of Excellence for Occupational Health and Research Center for Health Sciences, School of Public Health, Hamadan University of Medical Science, Hamadan, Iran

* Corresponding author: Farshid Gorbani Shahna, Associate Professor, Center of Excellence for Occupational Health and Research Center for Health Sciences, School of Public Health, Hamadan University of Medical Science, Hamadan, Iran. E-mail: fghorbani@umsha.ac.ir

DOI: 10.21859/johe-03016

Received: 02.07.2016

Accepted: 12.07.2016

Keywords:

Cost-benefit
Water spray
Cyclone
Bag filters
Dust

Abstract

Introduction: Musculoskeletal disorders are a major part of occupational diseases in working environments. The aim of this study was to evaluate the risk factors of musculoskeletal disorders by the Muscle Fatigue Assessment (MFA) method. This study also sought to determine the effects of an ergonomic intervention on the mentioned risk in an assembly industry.

Methods: This study was conducted on 15 people working in the assembly line. Medical records of assembly line workers were reviewed and Nordic Musculoskeletal Questionnaires (NMQ) after one year of intervention. Activities of these workers in the assembly line were evaluated by the Muscle Fatigue Assessment method (MFA) and workers were given the necessary training. Data were analyzed using the SPSS-16 software.

Results: The initial evaluations showed that neck, back, leg and knee, respectively in 6.67, 20 and 13.33% were in "very high" priority corrective measures. Re-assessments after the intervention showed that percentage of people with musculoskeletal disorders in the neck in the "very high" corrective actions changed to zero. The percentage of organs, with "high" corrective actions before the intervention, was greatly reduced. For example, a reduction was recorded around the waist from 60% to 33.33% and neck from 53% to 26.27% after the intervention. A total of 30 cases of abnormalities were detected before the intervention, and after the intervention this number reduced to 11.

Conclusions: According to MFA score, risk of musculoskeletal disorders was reduced by intervention in this industry and according to Questionnaire, prevalence of musculoskeletal disorders was also significantly reduced.