

خودکاری در صنعت ذوب آهن

نوشته‌ی

نصرالله محمودی

مهندس معادن

استاد پیشین دانشکده فنی

مقدمه :

نویسنده در ضمن شرح تازه‌های صنعت ذوب آهن در شماره هشتم مورخ مهرماه ۱۳۴۶ همین نشریه فقط به وجود وسیله‌های خودکار در این صنعت اشاره کرده بود اینک چگونگی آن و تحقیقاتیکه در این مورد انجام یافته و نتیجه‌های آنرا در این مقاله بیان میدارد.

صنعت ذوب آهن مانند اغلب صنعت‌های پیشرفته آزمایش‌های حساب الکترونیک در امور اداری و حسابداری و تنظیم برنامه‌ی ساخت کالا و اخیراً در خودکاری استفاده میکنند. جمله خودکاری و یا خودکار ساختن عمل یک ماشین و یا یک مجموعه‌ی صنعتی غالباً در نوشته‌های فنی به چشم می‌خورد ولی همیشه دارای معنای مشخصی و در نتیجه توضیح مختصری درباره آن ضرورت دارد.

خودکار ساختن (Automatisation) عبارتست از بکار بردن وسیله‌هایی در مجموعه‌ی صنعتی که اگر در ضمن کاریک یا چند عامل آن تغییر کنند آن مجموعه را خود بخود و بدون دخالت انسان تنظیم کند و بنابراین با ماشینی کردن (Mécanisation) تفاوت دارد. مثلاً در امر توزین و بارگیری مواد اولیه در کوره بلند بر حسب برنامه معینی اگر بدون دخالت انسان و توسط ماشین‌های فرعی انجام شود آنرا کار ماشینی میگویند در صورتیکه اگر در ضمن کار احتیاج به تغییرهایی در مقدار رطوبت باد کوره یا مقدار سوخت فرعی و غیره باشد و تنظیم این عامل‌ها خود بخود انجام شود این عمل را خودکار ساختن مینامند.

نتیجه‌ایکه از خودکاری در کوره بلند و یا تبدیل‌کننده‌های فولادسازی عاید میشود در درجه اول تهیه محصول یکنواخت با مشخصات عالی تراست و بعلاوه چون مدت کار تقلیل پیدا میکند، توانائی دستگاه در شبانه روز ترقی کرده استهلاك نسبی کمتر میشود و این خود سزیت بزرگی بشمار میرود.

طریقه خودکاری در کوره‌های بلند (برای بدست آوردن چدن) و در تبدیل‌کننده (برای بدست آوردن فولاد) و بموجب آخرین پیشرفت‌هایی که حاصل شده‌است در دو قسمت به ترتیب شرح داده میشود.

الف - خود کاری در کوره‌های بلند

۱- کلیات - کوره بلند را میتوان به یکنوع مبادله کننده شیمیائی و حرارتی تشبیه کرد که بین فاز گاز صعودی از یکطرف و فاز جامد نزولی از طرفی دیگر فعل و انفعال لازم انجام میگیرد و مانند هر نوع مبادله کننده‌ای باید گازها بطور منظم از بالای ساده جامد عبور کنند از این جهت بار کوره را از حیث درشتی و طرز مخلوط کردن و غیره را بررسی کرده‌اند و چنانچه در مقاله اشاره شده در فوق نوشته شده است در این راه به پیشرفت‌های زیادی نائل شده‌اند و بهترین طرز تنظیم بار کوره بدست آمده است. در هر حال عبور منظم گازها از ناحیه‌ی شکم کوره از پدیده‌های مهم ساختن چدن است و شرط اصلی در امکان خود کاری کوره میباشد در نتیجه کوره‌های قدیمی را که دارای وسیله بارگیری و تهیه بار مناسب نباشد نمیتوان خود کار ساخت.

۲ - انتخاب شاخص (Modèle) - چون فعل و انفعال درون کوره بلند بسیار متنوع است هرگاه بخواهند شاخصی انتخاب کنند که تمام آنها را منعکس کند به یک مجموعه معادله‌های مفصلی میرسند که حل آنها حتی بوسیله ماشین حساب طولانی خواهد بود و بعلاوه چون معادله‌های مذکور متکی به فرض‌هایی بایستی باشد می‌بینیم که نتیجه بدست آمده از این طریق چندان رضایت بخش نخواهد بود و بنابراین روش ساده‌تری اتخاذ شده که متکی به فعل و انفعالهای اصلی در کوره است بطور کلی میتوان گفت که در ناحیه‌های کوره باین شرح انجام میگیرد:

اول: ناحیه فوقانی - در این ناحیه بار کوره تا حدود ۱۰۰۰ گرم شده و سنگ آهن به جسمی شبیه به ووستیت (Wustite) FeO تبدیل میشود.

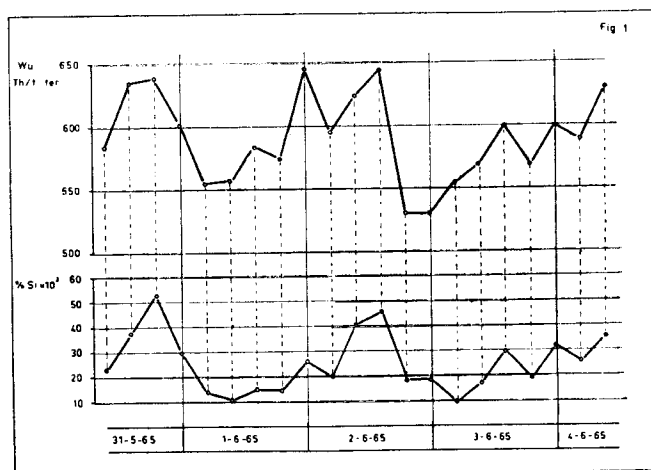
دوم: ناحیه زیرین - در این ناحیه گازهای احیاء کننده تمام اکسید آهن را احیاء کرده آهن احیاء شده تبدیل به چدن میشود که نوع آن بستگی به وضع این ناحیه دارد.

هرگاه بیلان حرارتی کوره را مطالعه کنیم خواهیم دید که ضریب Wu دارای نقش اصلی در آن میباشد. Wu عبارت از مجموع آنتالپی (Anthalpie) چدن و سرباره و حرارت احیاء شدن اکسیدهای غیر از آهن و افت‌های حرارتی است، این ضریب از یکطرف تسایع ترکیب مواد استکه وارد کوره میشود. مثلاً وزن کاربن - مقدار رطوبت و حجم و حرارت هوای دم کوره و مقدار سوخت فرعی و هم چنین مقدار اکسیژن موجود در سنگ معدنی و از طرف دیگر تابع ترکیب گاز خروجی از گلولی کوره است که چون مؤثر در ترکیب چدن تولید شده میباشد آنرا بعنوان شاخص انتخاب کرده‌اند و هرگاه کمیت معینی از ضریب مذکور را قبلاً تعیین کنند بوسیله ماشین حساب میتوان در هر لحظه مقدار واقعی Wu را حساب کرده تا اگر با مقدار تعیین شده اختلافی داشته باشد ماشین مذکور فرمانهای لازم را برای اصلاح ضریب صادر کرده کار کوره بطور خود کار تنظیم شود.

شاخص Wu موقعی کاملاً صادق است که کوره در حال رژیم دائم باشد و در این موقع است که مجموع وارده‌های کوره مساوی مجموع صادره‌های از آن است و هرگاه این تساوی برقرار نباشد در ذخیره موجود در کوره تغییراتی حاصل میگردد. کوره بلند در حقیقت هیچوقت به درستی در حال رژیم دائم نخواهد

بود بلکه عمل آن مجموعه پی درپی ای از حالت‌های کم و بیش منظم است که با وسیله دستی و یا بطورخوکار آنرا تنظیم میکنند و در هر حال هر عمل تنظیم و هر بی نظمی موجب میشود که کار کوره از یک رژیم دائم به رژیم دائم دیگری تبدیل شود و بین این دو حالت وضع برزخی بوجود می‌آید که مدت دوام آن تابع نوع متغیری است که بی نظمی را بوجود می‌آورد.

انستیتوی تحقیقات ذوب آهن فرانسه موسوم به ایرسید (IRSID) برای بدست آوردن عاملی که کوتاه ترین مدت حالت برزخ را بوجود می‌آورد، عمل یک کوره بلند کارخانه فولاد سازی هومکور (Homécourt) متعلق به شرکت سیدلر (SIDELDR) را بوسیله یک ماشین حساب الکترونیک تحت نظر گرفت و در ابتدا معلوم شد که هر گاه حجم هوای دمیده شده و مقدار اکسیژن موجود در سنگ معدنی ثابت بماند تغییر ذخیره درون کوره ناچیز است و یا لاقل با سرعت کم تغییر میکند بطوریکه ضریب W_u نماینده آنتالپی چدن حاصله میباشد و چنانچه در (شکل ۱) ملاحظه میشود منحنی تغییر W_u در چند روز متوالی تقریباً قابل انطباق با منحنی سیلیسیم در چدن بدست آمده است.



(ش ۱)

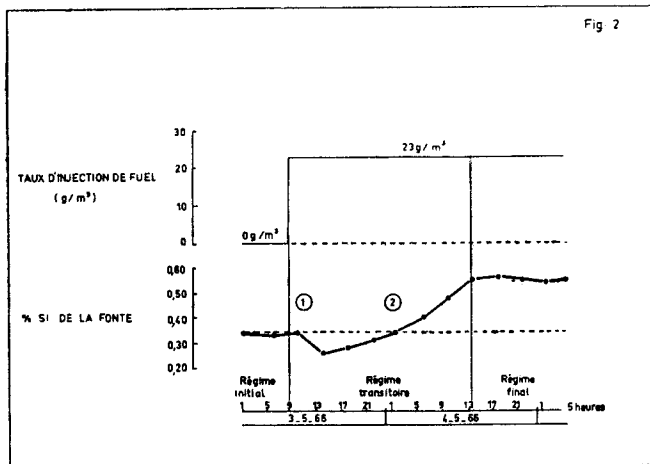
۳ - تعیین کوتاه‌ترین مدت برزخ - برای تحقیق در این موضوع سه راه در نظر گرفته شد باین شرح.

اول: طریقه آماری (Méthode statistique) - در این طریقه باید کوره در مدت‌های طولانی در حال رژیم دائم برقرار بماند و بنابراین چون چنین امری بسیار کم اتفاق می‌افتد این طریقه قابل اجرائیست.

دوم: طریقه تغییر عامل‌ها (Méthode de variation contrôlée des facteurs) این طریقه نیز بعلت کندی زیاد عکس العمل کوره بلند قابل اجرا نیست.

سوم: طریقه تغییر یک عامل (Méthode des échelons) - در این طریقه ضمن ثابت نگاه داشتن تمام عامل‌ها فقط یکی را بطور ناگهانی تغییر داده و به همان کمیت ثابت نگاه میدارند و مرتباً ترکیب گازهای خروجی چدن و سرباره را اندازه گیری و ثبت میکنند و موقعیکه ترکیب‌های مذکور ثابت شد میتوان مدت برزخ را حساب کرد. از آنجائیکه طریقه با سهولت بیشتری قابل اجرا میباشد مورد توجه قرار گرفت و آزمایش‌های مختلف

نشان داد که اگر مثلاً مقدار سوخت فرعی را از صفر به ۴ کیلوگرم برای هر تن چدن ترقی دهند دیده میشود که (ش ۲) ابتدا در مدت ۰ ساعت حرارت کوره تنزل میکنند (بعثت پدیده کراکینگ سوخت) و سپس درجه حرارت کوره ترقی کرده و پس از ۲۸ ساعت به رژیم دائم میرسد بدیهی است چون این مدت بسیار زیاد است این عامل را (تغییر مقدار سوخت فرعی) نمیتوان برای تنظیم کار کوره بکاربرد و بهمین ترتیب تغییر درجه حرارت باد دم کوره بوده است که مدت برقراری رژیم دائم درباره آن به ۱۰ تا ۱۲ ساعت میرسد ولی تغییر



مقدار رطوبت هوای دم دارای سرعت تأثیر قابل قبول است بطوریکه رژیم کوره پس از یک ساعت برقرار میشود. نظریه مراتب فوق برای تنظیم کوره فقط عامل رطوبت هوای دم را مورد استفاده قرار داده اند و هم اکنون در کوره بلند کارخانه رومباس (Rombas) متعلق به شرکت فرانسوی سیدلر (SIDELOR) این رویه مورد استفاده قرار گرفته است.

ب = خودکاری در فولادسازی

۱ - کلیات - میدانیم که برای بدست آوردن فولاد طریقه های مختلفی از قبیل : بوتله - بسمر - تماس - زیمنس مارتن بکار برده شده است ولی طریقه تبدیل با استفاده از اکسیژن خالص (LD) که جدیدتر است به سرعت جانشین طریقه های دیگر میشود چنانچه در مدت ده سال از ۱۹۵۰ تا ۱۹۶۰ مقدار فولادیکه از این راه بدست آمد سالیانه از صفر تا ۱۲ میلیون تن ترقی کرد و پس از گذشت شش سال دیگر یعنی تا سال ۱۹۶۶ مقدار فولاد حاصله از طریقه LD تا ۱۲ میلیون تن بالغ گردید (محصول کل فولاد جهانی در سال ۱۹۶۶ مقدار ۴۷ میلیون تن بوده است) بنابراین طبیعی است که در تکمیل این طریقه و مخصوصاً خودکاری آن کوشش فراوانی بشود و چون مدت کار تبدیل کننده برای هر پخت به ۴ دقیقه تقلیل یافته لزوم خودکار ساختن و کار آن محسوس تر شده است و نظر باینکه این دستگاه ها ساخت جدید میباشد و از وسائل جدید ماشینی برخوردار است تجهیزشان برای عمل خودکاری سهل تر و امکان پذیر میباشد.

۲ - انتخاب شاخص - برای خودکار ساختن تبدیل کننده (Convertisseur) دو طریقه میتواند بکار برد که در ضمن با هم ناسازگار نمیشد.

طریقه اول موسوم به طریقه استاتیک است که در آن بیلان های جرسی و حرارتی دستگاه را حساب کرده و در نتیجه فولادی که دارای فرمول لازم باشد بدست می آورند .

طریقه دوم موسوم به طریقه دینامیک است که در آن باید بطور متناوب ویا دائم مشخصه های دستگاه را اندازه گیری کرد و دستگاه را طوری هدایت نمود که به نتیجه برسد . این طریقه محتاج به وسائل مخصوصی است که با در نظر گرفتن سرعت در عمل تبدیل کننده و درجه حرارت درون آن ساختمان شان مشکل میباشد . شاخصیکه برای خود کاری تبدیل کننده مورد استفاده قرار داده شده بر سه نوع است :

اول : شاخص ترمودینامیک - این شاخص را برای حساب بیلان حرارتی و جرسی میتوان بکاربرد ولی چون از طرفی ضریب های مورد نیاز در حرارت های زیاد چندان دقیق نمیشود و از طرف دیگر بعضی از فعل و انفعالات دستگاه بخوبی معلوم نیست ، این شاخص به تنهایی قابل استفاده نمیشود .

دوم : شاخص آساری - این شاخص بر اساس آمار بدست آمده از چندین پخت تعیین میشود .

سوم : شاخص مقایسه ای - این شاخص را از اختلاف بین مشخص های پخت های متوالی بدست می آورند . چون هر یک از شاخص ها بطور جدا گانه به نتیجه رضایت بخش نمیرسد ترتیبی داده شده که هر سه نوع آنها ویا لا اقل مجموعه ای از قسمت های حساس هر یک بکار برده شود .

۳ - وسیله های اندازه گیری - در اینجا بطور اختصار به شرح وسیله های اندازه گیری که مخصوص

خود کار ساختن تبدیل کننده است اکتفا میشود .

اول : تجزیه سرباره و فولاد - نمونه سرباره و فولاد ساخته شده را به طریقه اسپکترومتری (Spectrométrie) تجزیه میکنند . این طریقه بسیار سریع است و از لحظه ای که نمونه را برداشت میکنند تا دریافت پاسخ کمتر از ۵ دقیقه لازم است .

دوم : تعیین درجه حرارت - درجه حرارت را با ترموکوپل تعیین میکنند عملی منقطع بوده و در هر مرتبه باید تبدیل کننده را بخوابانند . اخیراً در اتا زونی ، ترموکوپل را به وزنه کوچکی مربوط و به درون تبدیل کننده ها میکنند تا بدون آنکه محتاج به خواباندن تبدیل کننده باشد وسیله قبل از ذوب شدن سیم های اتصال به ترموکوپل ، درجه حرارت را تعیین کند .

برای تعیین درجه حرارت بطور دائم مطالعه هائی در جریان است در حال حاضر طریقه پیرومتر دورنگ (Pyrométre bicolore) و ترموکوپل که در جدار تبدیل کننده قرار میدهند بیشتر مورد توجه است ولی هنوز به مرحله صنعتی نرسیده است .

سوم : تجزیه گازهای خروجی - برای تعیین و تخمین مقدار کربنی که سوخته و بصورت گاز خارج میشود از رنگ دودها و درجه تیرگی آنها استفاده میشود (عملی که بستگی به دید متصدی دارد) و بنابراین برای خود کاری دستگاه قابل استفاده نیست . از این جهت طریقه ای که شرح داده میشود و بوسیله انستروی ارسید تعبیه شده بکار برده میشود .

آزمایش های متعدد نشان داده است که سرعت سوختن کربن محتوی در چدن درون تبدیل کننده

تابع این فومول است :

$$\frac{dC}{dt} = K[\alpha(t) + \beta(t)]Q(t) - A(t)$$

که در آن $\alpha(t)$: عیار CO_2 در گاز خروجی در لحظه t است .

$\beta(t)$: عیار CO در گاز خروجی در لحظه t است .

$Q(t)$: حجم گازهای خروجی در فشار و حرارت معمولی است .

$A(t)$: مقدار کربنی است که در لحظه t بطور ناخواسته وارد توده مذاب میشود . مانند کربن

باقیمانده در آهک اضافه شده و کربن اضافی موجود در آستر تبدیل کننده .

K : ضریبی که تابع واحدهای انتخاب شده است .

پس مقدار کل کربن که از ابتدای پخت تا لحظه t از درون دستگاه سوخته و خارج شده است مساوی

است با :

$$C = \int_0^t \frac{dc}{dt} dt$$

و از آنجائیکه مقدار کربن اولیه چدن معلوم است ، در هر لحظه عیار کربن موجود در توده مذاب معلوم میشود .

ع - مثال - اینک بطور مثال طرز عمل یک تبدیل کننده خود کار OLP با ظرفیت ۴ تن که در

کارخانه دونن (Donain) متعلق به شرکت فرانسوی اوزینور (USINOR) مشغول کار است و چدن فسفردار

در آن بکار برده میشود داده میشود :

ماشین حساب (CAE RW ۳۰۰) بموجب صورت تجزیه نمونه چدنی که از مخلوط کننده برداشت

کرده اند و همچنین وزن چدنی که متصدی اعلام کرده است ، مقدار آهن قراضه لازم را حساب میکنند و پس از

بارگیری کامل تبدیل کننده با دمیدن اکسیژن خالص مرحله اول کار را آغاز میکنند و در این وقت ماشین حساب

این کارها انجام میدهد .

- وضع ابتدائی لوله دم اکسیژن خالص را تعیین کرده و فرمان لازم را صادر میکند ،

- شیر اکسیژن خالص را باندازه لازم باز میکند ،

- در هر لحظه سوخت کربن درون تبدیل کننده را اندازه میگیرد ،

- فاصله انتهای لوله دم اکسیژن خالص تا سطح توده مذاب را تنظیم میکند ،

- در هر لحظه مقدار کربن موجود در توده مذاب را حساب میکند ،

- مقدار اضافه های لازم را حساب کرده ورود آنها را به دستگاه، فرمان میدهد ،

- همچنین عیار کربن توده مذاب به مقداری که قبلاً تعیین کرده اند برسد (مثلاً ۰.۰۸٪) بطور خود کار

شیر ورود اکسیژن مسدود شده و لوله دم از دستگاه خارج میشود و بدین ترتیب مرحله اول به پایان میرسد

در این موقع دستگاه را میخوابانند (مایل میکنند) و پس از خارج کردن سرباره و برداشت یک نمونه برای

اسپکترومتری دوباره تبدیل کننده را بحالت قائم در آورده و برای مرحله دوم آماده میکنند .

هنگام شروع به کار در مرحله دوم نیز ماشین حساب وضع لوله دم و مقدار اکسیژن خالص را تعیین میکند و بموجب صورت تجزیه ای که از نمونه برداشت شده و در آخر مرحله اول دریافت میدارد اصلاح لازم برای ماده های اضافی را مینماید و چون مقدار کربن در فولاد مذاب به حد مطلوب (مثلاً ۰.۳۵٪) برسد کار را متوقف میکند.

در طریقه شرح داده شده پائین آوردن کربن در مرحله اول در توده مذاب تا ۰.۸٪ با اختلاف آماری ۰.۱٪ = σ و در مرحله دوم در فولاد با ۰.۳۵٪ تا ۰.۱۴٪ = σ انجام میشود بدون آنکه اختلاف آماری درجه حرارت از ۱۱° تجاوز کند.

مأخذ

Annales des Mines : Août 1967.

Rapports de IRSID en 1966.

La Revue des Ingénieurs : novembre 1967.

etc ...