



Simposio sobre Adsorción Adsorbentes y sus Aplicaciones



# **APLICACIONES DE XPS EN LA CARACTERIZACIÓN DE ADSORBENTES Y CATALIZADORES**

Enrique Rodríguez Castellón

Departamento de Química Inorgánica  
Facultad de Ciencias  
Universidad de Málaga

## Técnicas Relevantes de Análisis de Superficie

técnica	in	out	prof.	sensi.	enla.	comp.
XPS	h.v	e <sup>-</sup>	2 nm	0.5%	Si	Si
AES	e <sup>-</sup>	e <sup>-</sup>	2	0.5	Si	Si
ISS	A <sup>+</sup>	A <sup>+</sup>	0.3	1	No	Si

**XPS:** X-ray photoelectron spectroscopy

**AES:** Auger electron spectroscopy

**ISS:** Inelastic scattering spectroscopy

\* **X-ray photoelectron spectroscopy (XPS)**

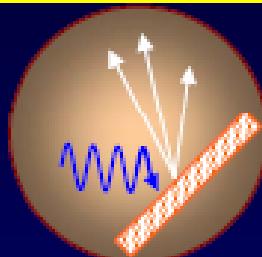
100-10.000 eV

fuentes: MgK $\alpha$ , AlK $\alpha$  , CrK $\alpha$  , CuK $\alpha$

# EFECTO FOTOELÉCTRICO

Cuando la materia interacciona con luz de suficiente energía se produce ionización

El fenómeno:

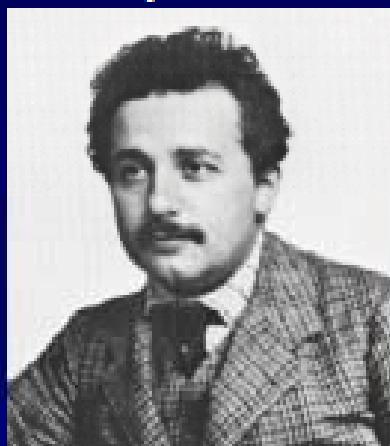


$$h\nu = KE + BE$$

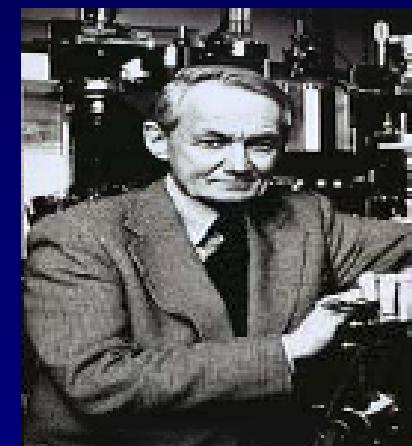
descubrimiento



interpretación



medida



H. Hertz (1886)

A. Einstein, *Ann. Phys. Leipzig* 17 (1905) 132

C. Nordling E. Sokolowski, K. Siegbahn, *Phys. Rev.* 105 (1957) 1676

# Base física e interpretación del proceso

## Base física

La energía de los fotones de rayos X se invierte en vencer el potencial atómico y el exceso se suministra como energía cinética

## Interpretación cuántica del efecto fotoeléctrico

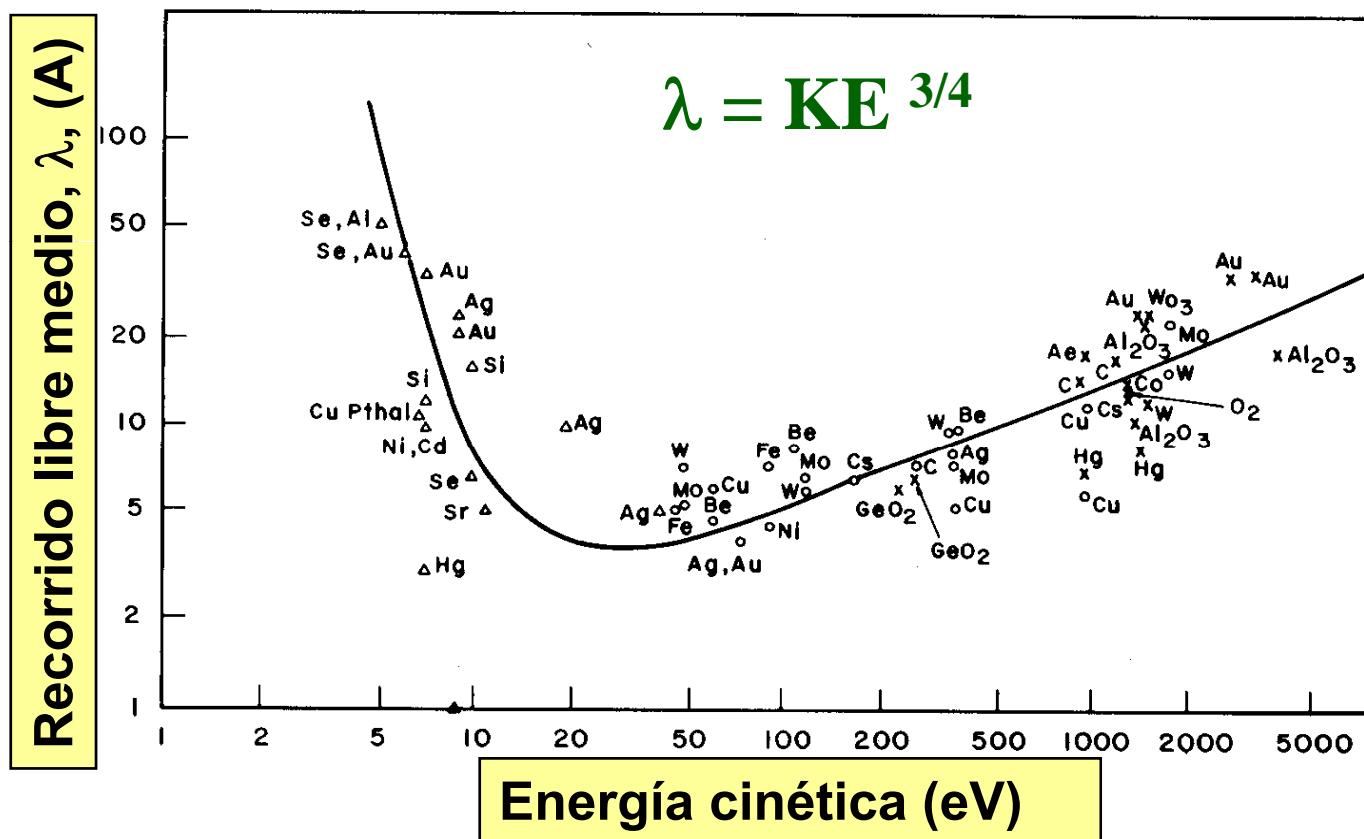
$$h \cdot v = BE + KE + F$$

**BE**, energía de ligadura

**KE**, energía cinética F,  
función de trabajo del espectrómetro

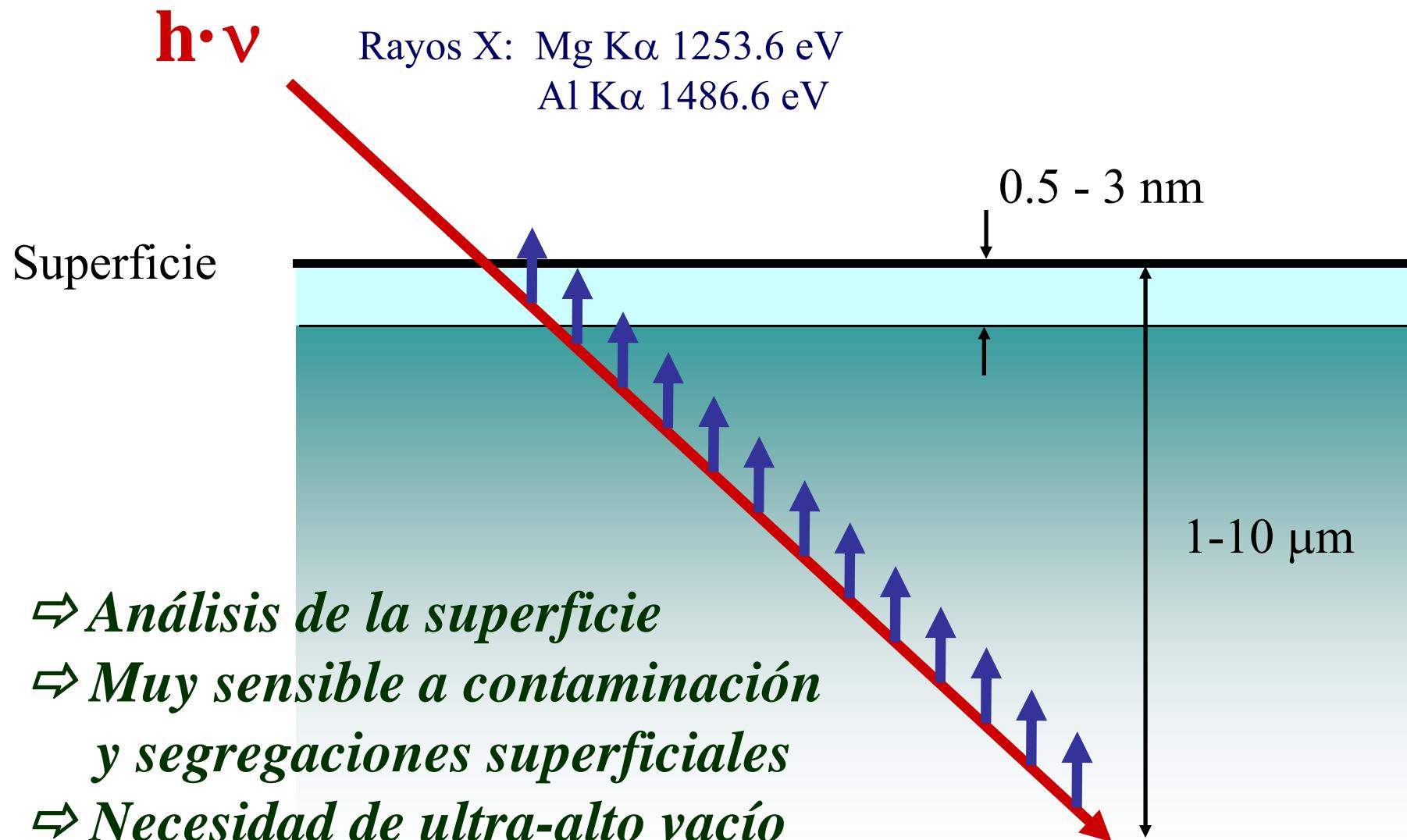
## Sensibilidad Superficial

La distancia que los electrones pueden viajar en el interior de un sólido depende de su energía cinética (y de la naturaleza del sólido).



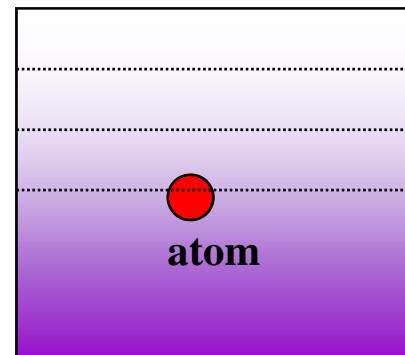
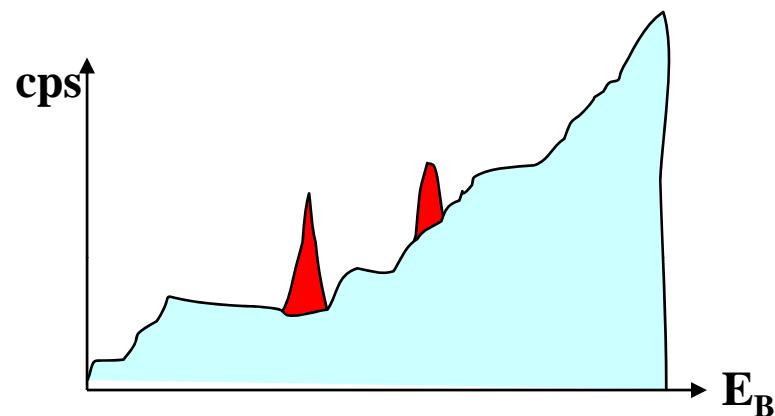
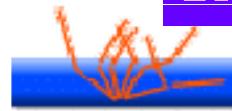
La sensibilidad superficial depende de la energía cinética (depende del orbital y de la energía de excitación), siendo máxima (mínima profundidad analizada) para KE entre 50 y 100 eV ( $5 < \lambda < 10$  Å)

## Sensibilidad Superficial

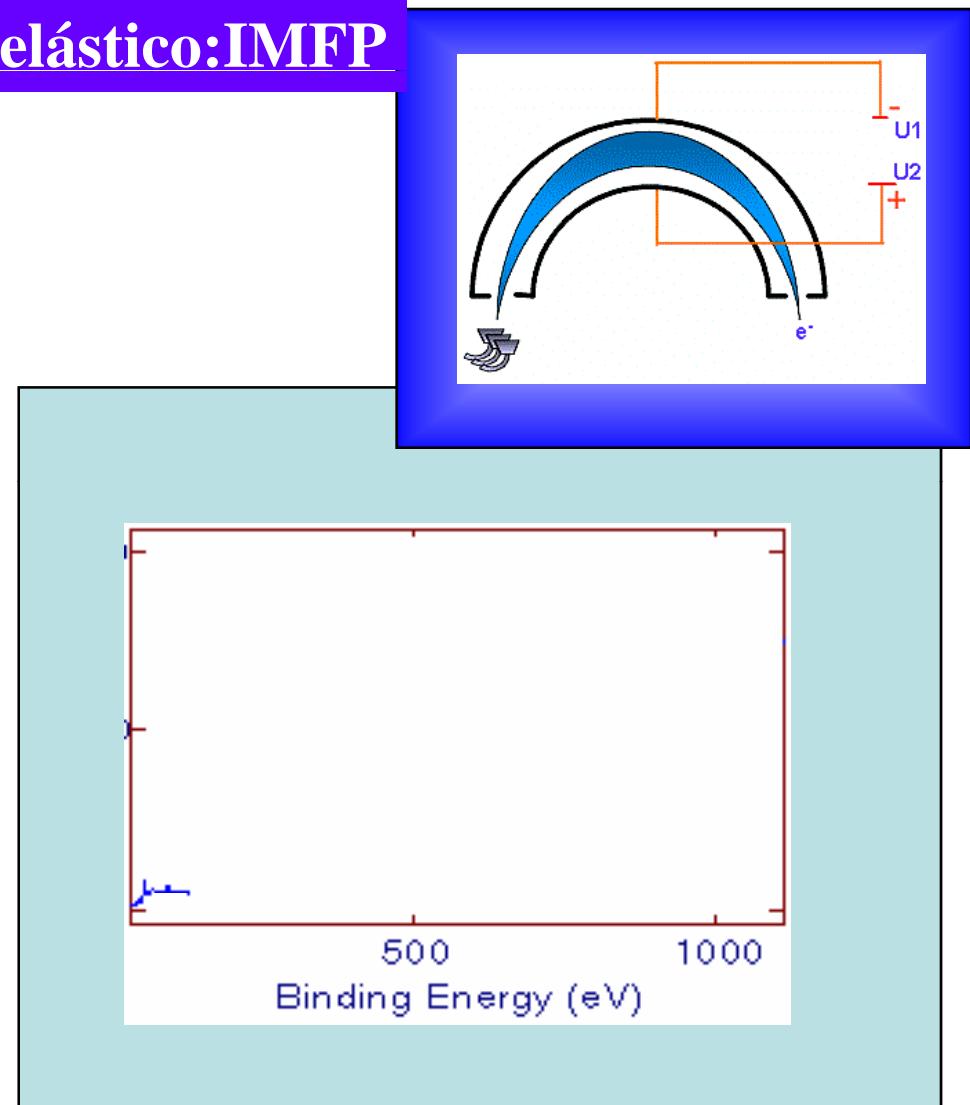


# Espectros XPS

## Recorrido medio libre inelástico:IMFP



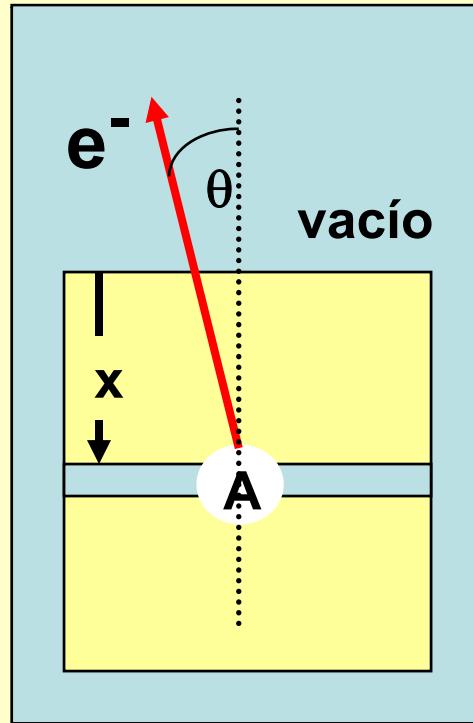
Matter



## Sensibilidad Superficial

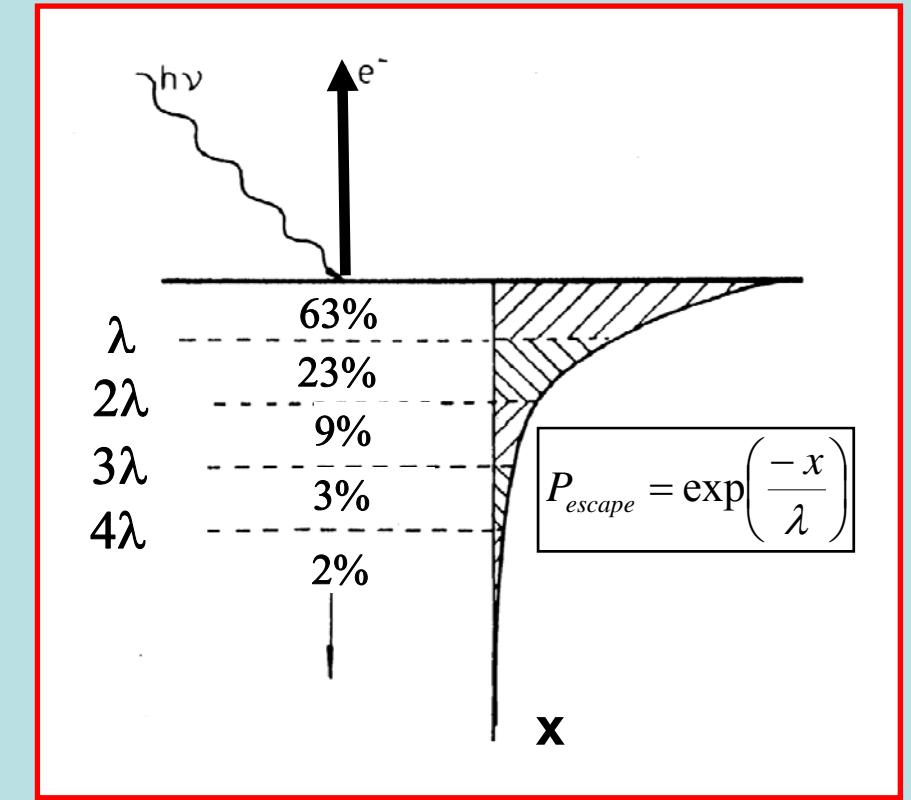
Probabilidad del electrón de alcanzar la superficie,  $P_{\text{escape}}$

$$P_{\text{escape}} = \exp\left(\frac{-x}{\lambda \cos \theta}\right)$$

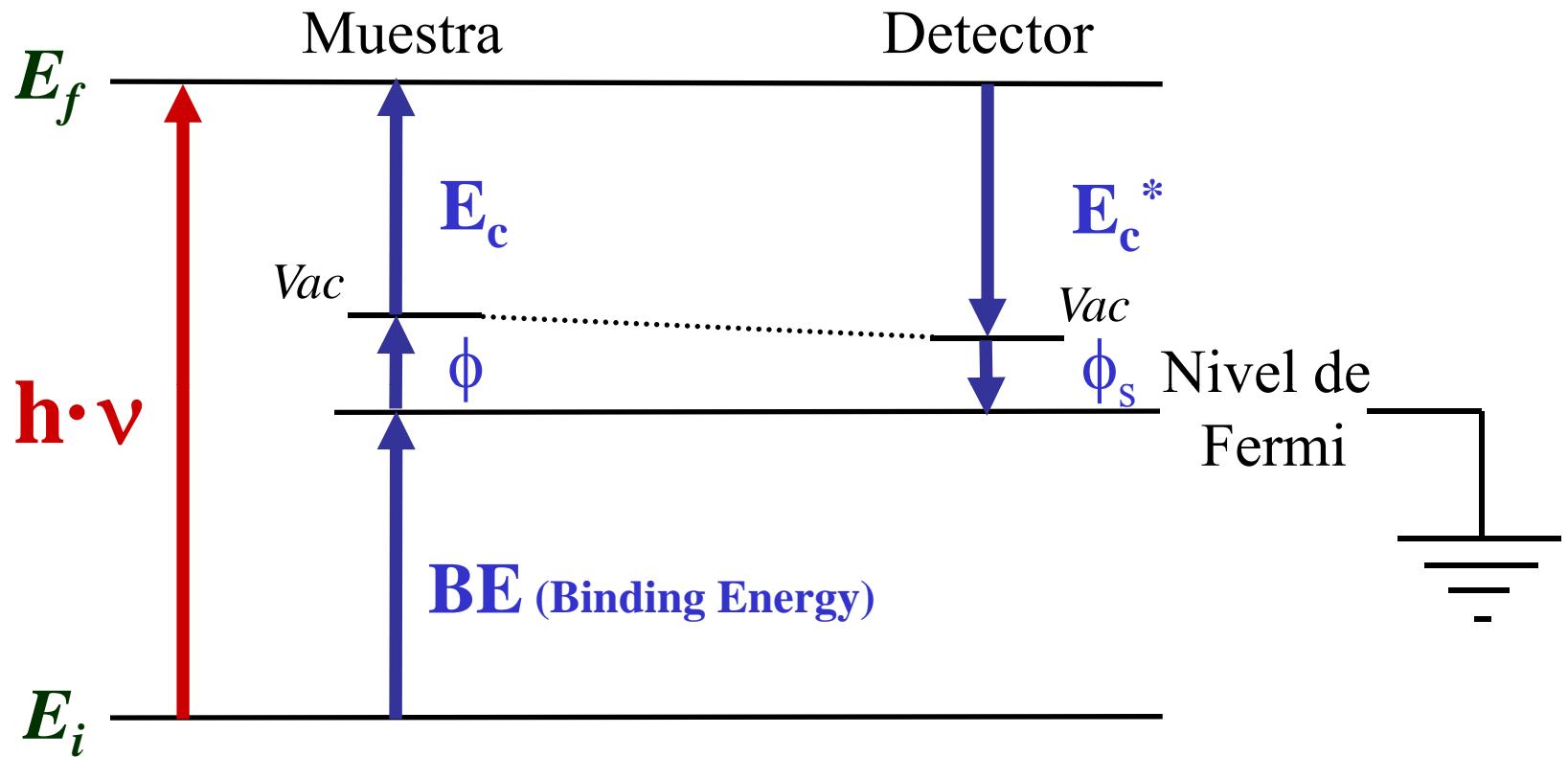


Intensidad de señal procedente de una rodaja superficial de grosor  $d$

$$I_{Ad} = K_A \int_0^d P dx = K_A \int_0^d \exp\left(\frac{-x}{\lambda \cos \theta}\right) dx$$



# XPS. Fundamentos



$$h \cdot v = E_f - E_i = BE + \phi + E_c$$

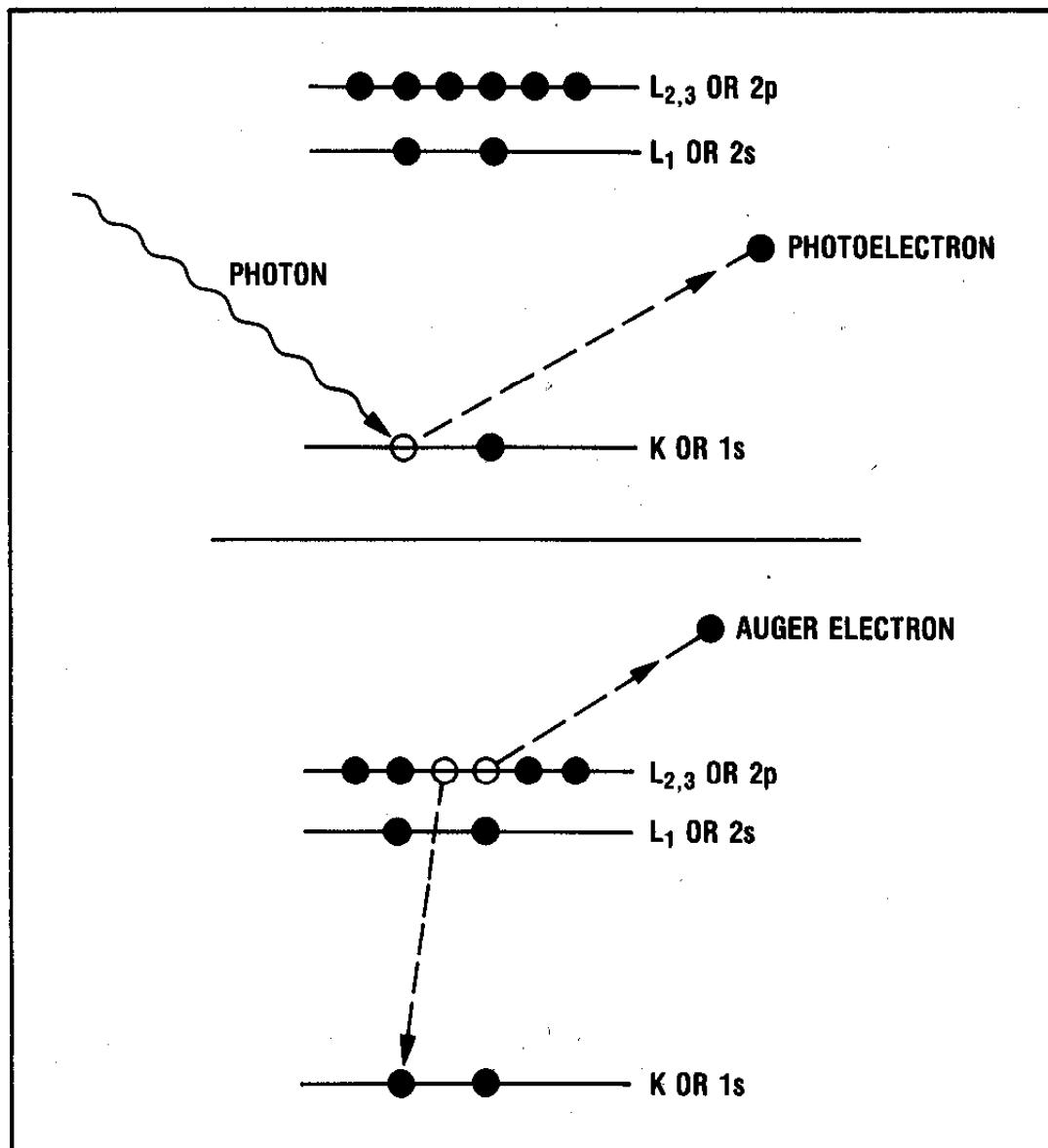
$$E_c^* + \phi_s = h \cdot v - BE$$

$KE = h \cdot v - BE$

←

$$KE = E_c^* + \phi_s$$

# XPS. Fundamentos



## ➤ Fotoelectrón

$$KE = h \cdot v - BE \text{ (1s)}$$

Probabilidad de  
fluorescencia rayos X < 1%  
 $10^{-14} \text{ s}$

## ➤ Electrón Auger

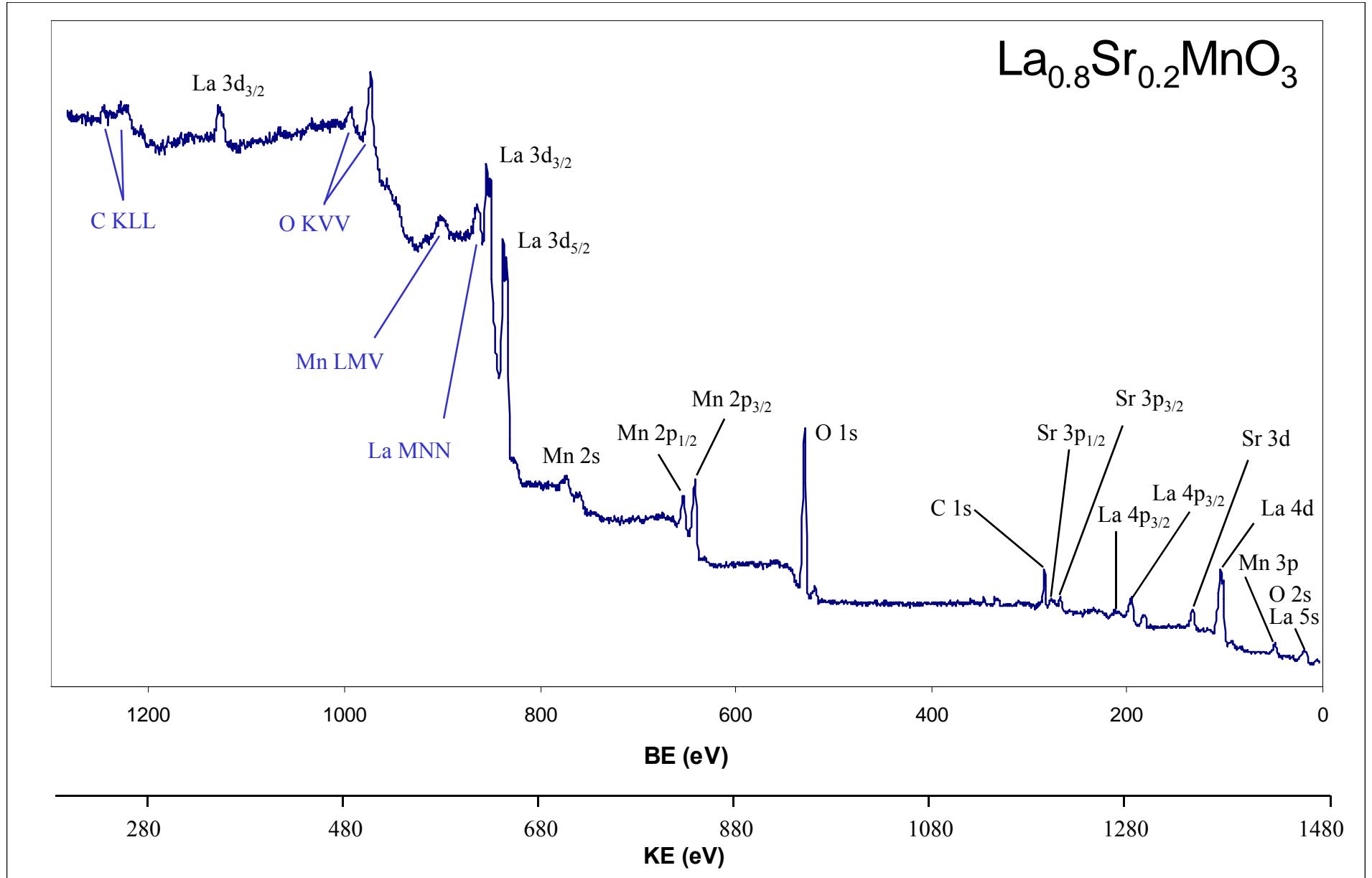
KE depende de:

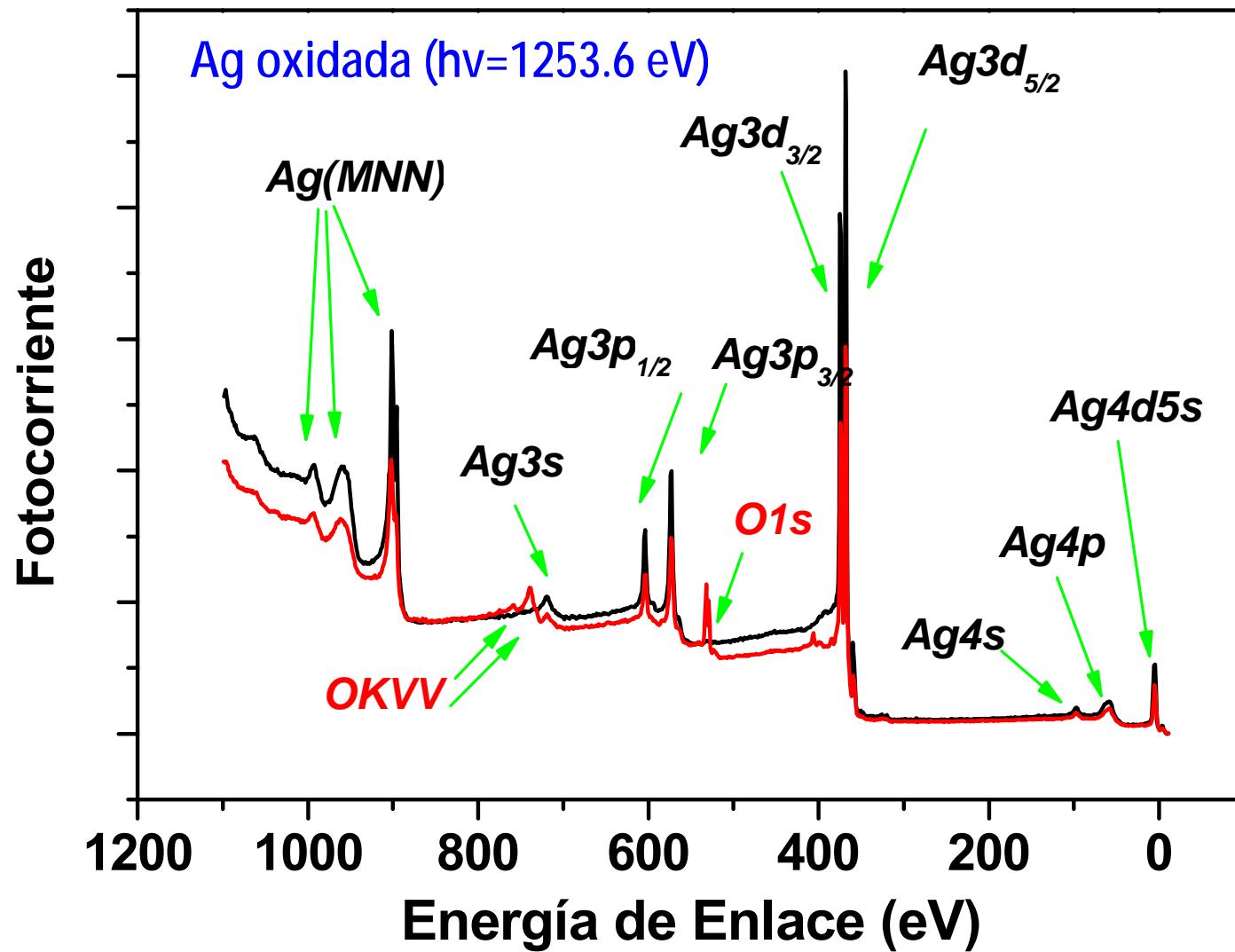
- Nivel del hueco
- Nivel del e<sup>-</sup> que decae
- Nivel del e<sup>-</sup> emitido

KE es independiente  
de la energía del fotón  
incidente  $h \cdot v$

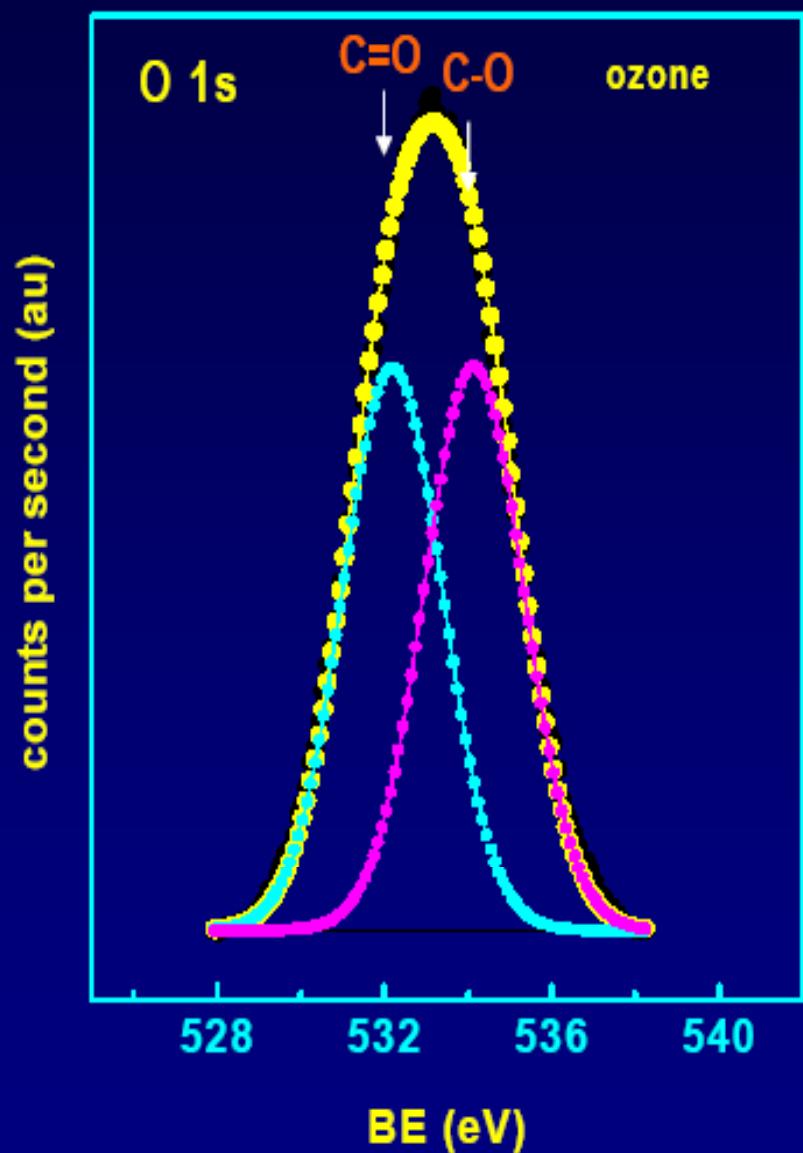
# *Espectro general. Al K $\alpha$ : 1483.6 eV*

---

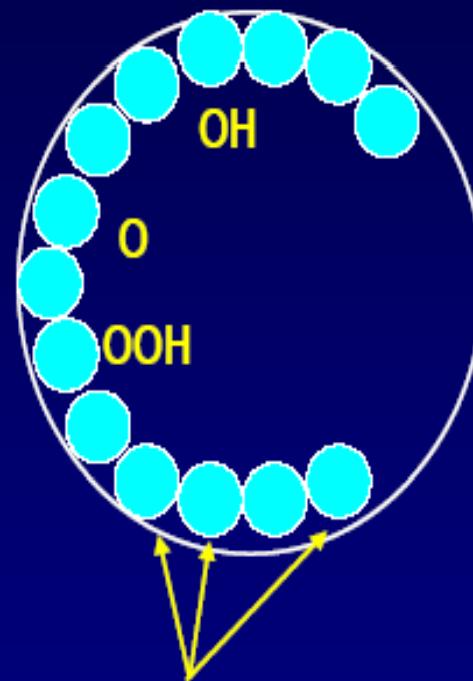




# Tipos de especies oxígeno en carbones funcionalizados

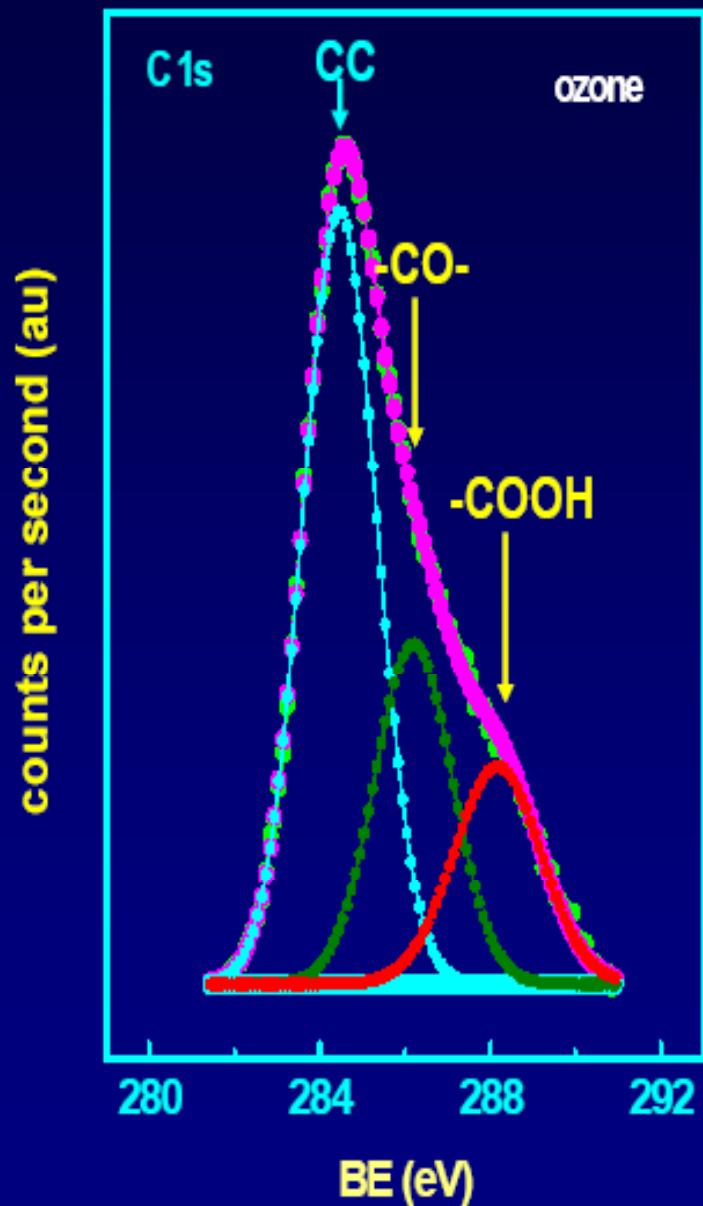


especies de oxígeno

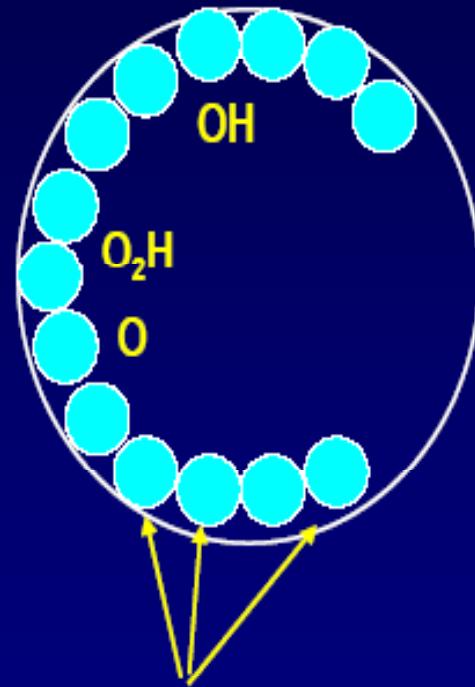


última capa de carbono

# Tipos de especies oxígeno en carbones funcionalizados

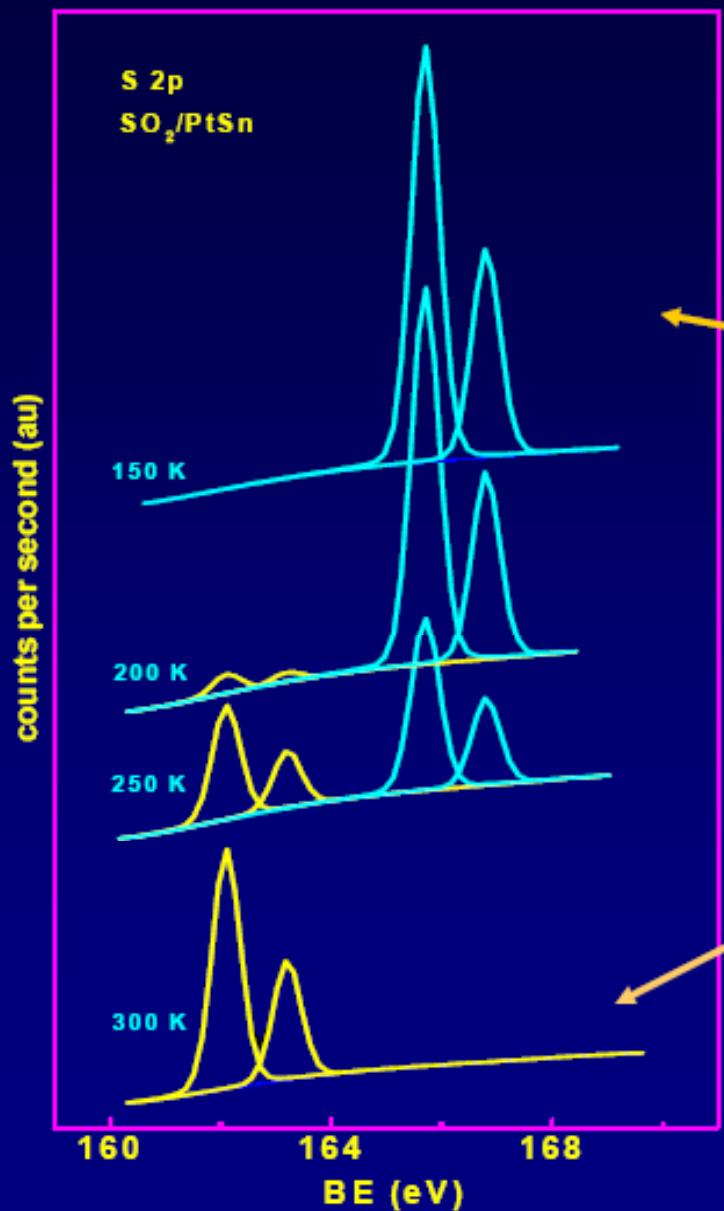


especies oxidadas  
de carbono



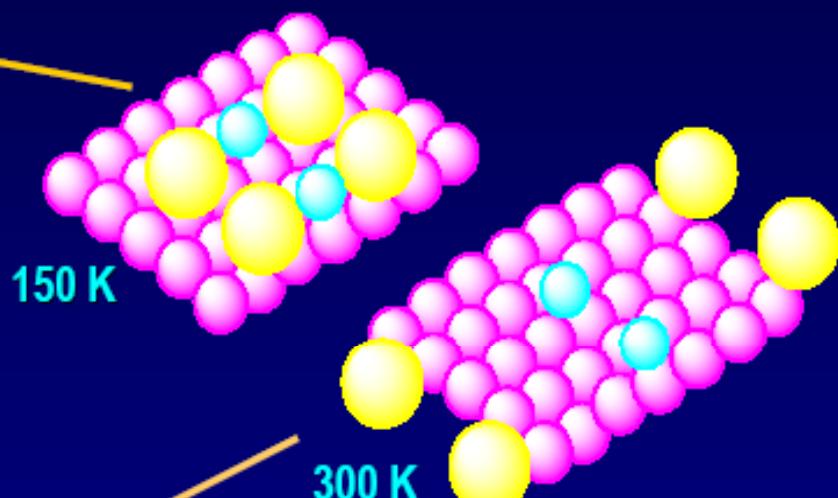
última capa de carbono

# PES spectra of SO<sub>2</sub> on Sn/Pt surface



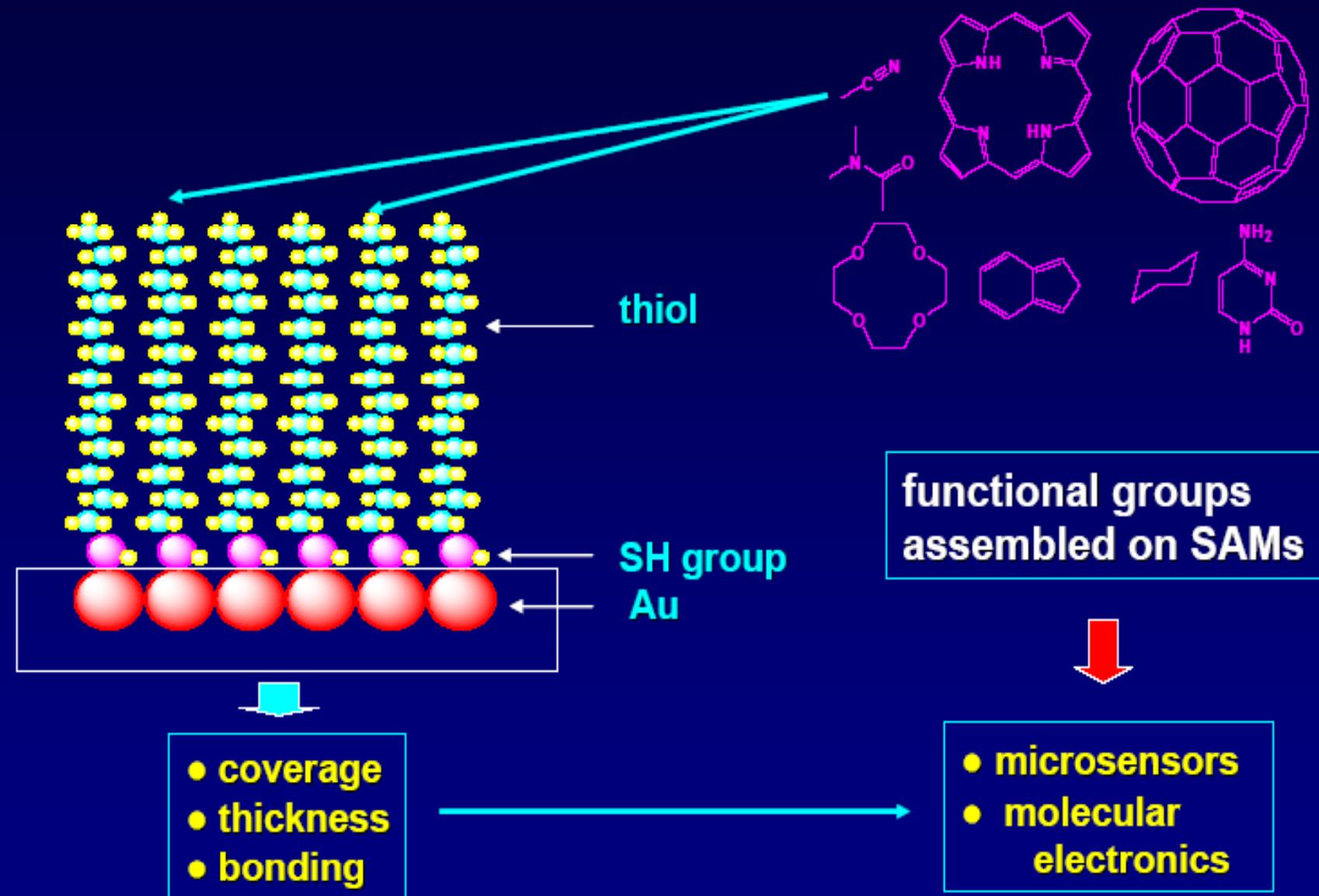
X-ray sinchrotron source  
Excellent resolution of S2p doublet

Adsorption temperature of SO<sub>2</sub> = 150 K

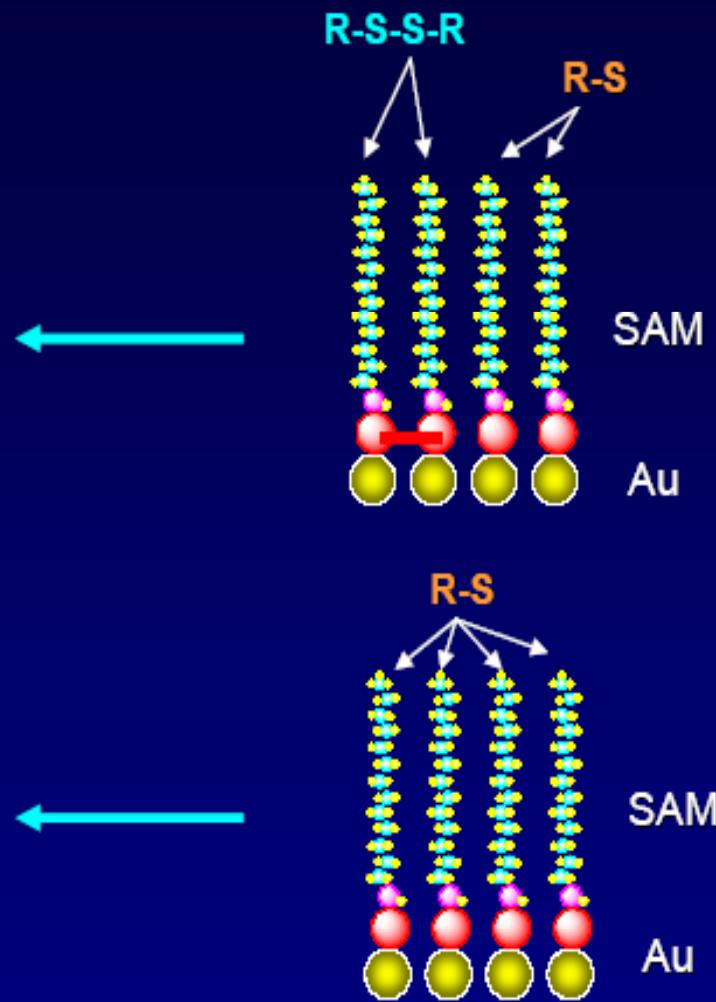
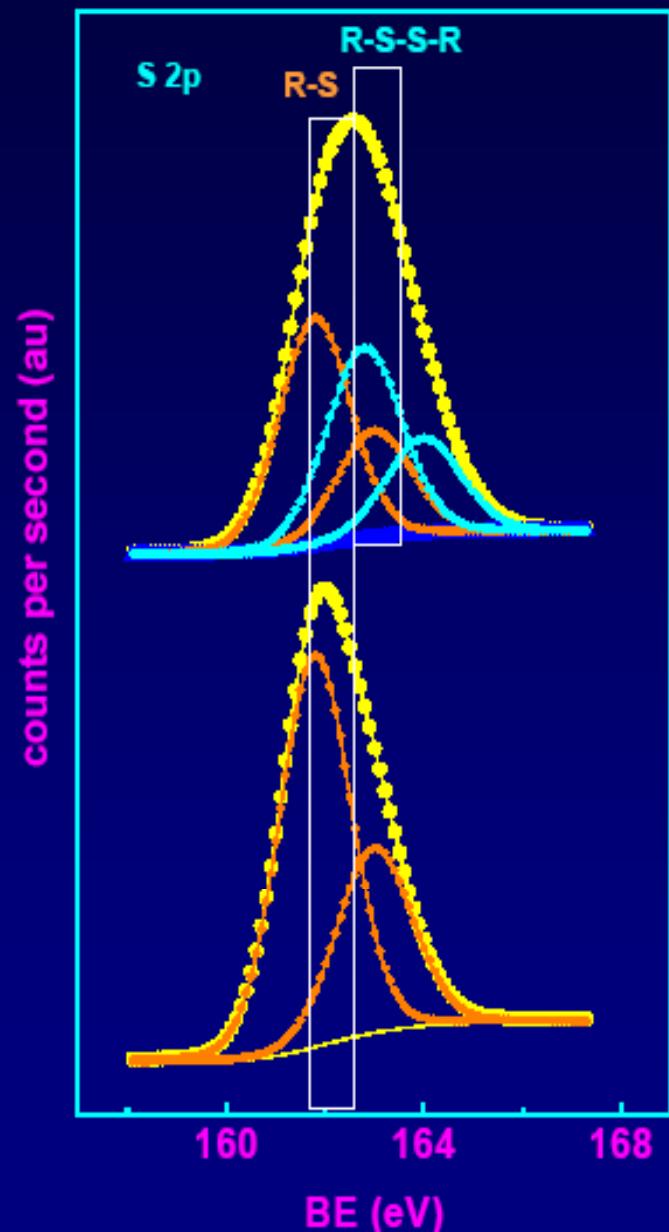


Surface oxidation upon heating at 300 K  
 $\text{Pt}(\text{Sn}) + \text{SO}_2 \rightarrow \text{Pt-O} (\text{Sn-O}) + \text{Pt-S}$

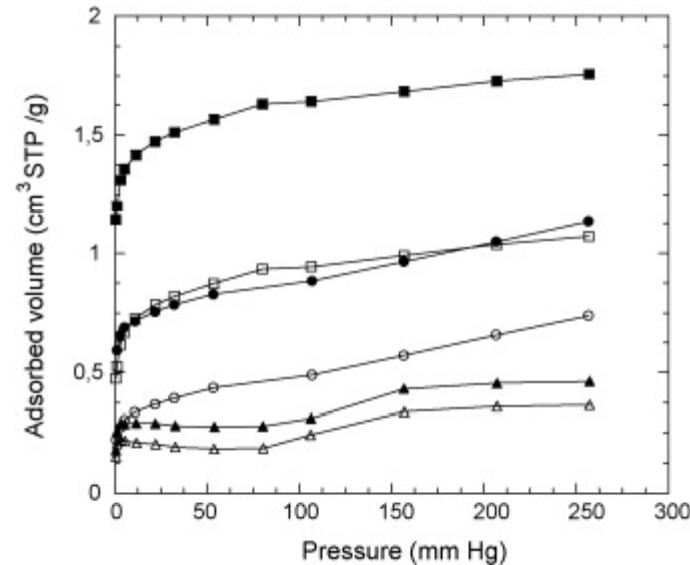
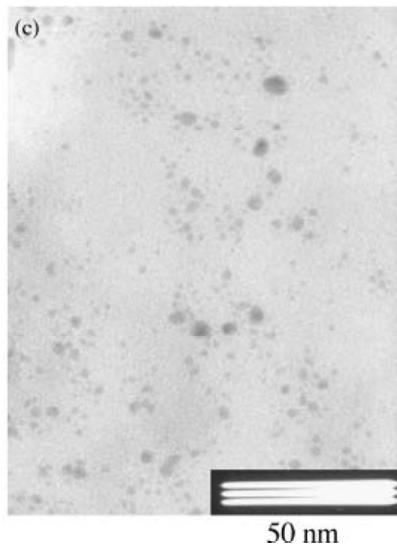
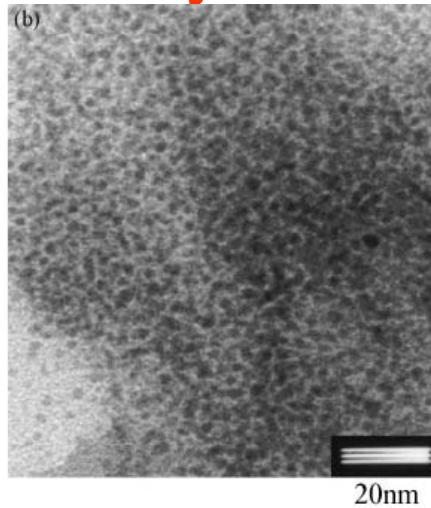
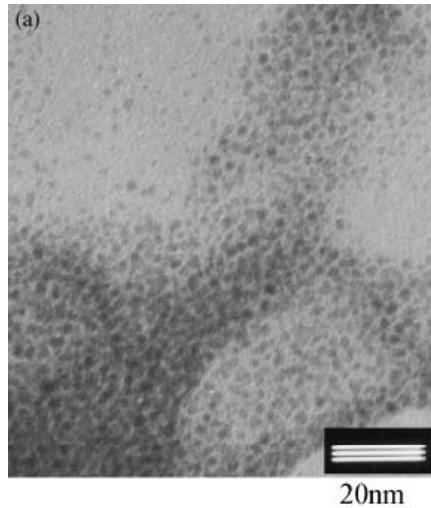
# XPS analysis of SAM microarrays



# Naturaleza del enlace Au-S en SAMs



# Novel mesoporous aluminosilicate supported palladium-rhodium catalysts for diesel upgrading



$\text{H}_2$  adsorption isotherms of PdRh-Dir ( $\blacktriangle$ ,  $\triangle$ ), PdRh-Imp ( $\blacksquare$ ,  $\square$ ) and PdRh-IE ( $\bullet$ ,  $\circ$ ).

Transmission electron microscopy images of PdRh-Imp before (a) and after (b) simulated coking and regeneration process, PdRh-IE (c).

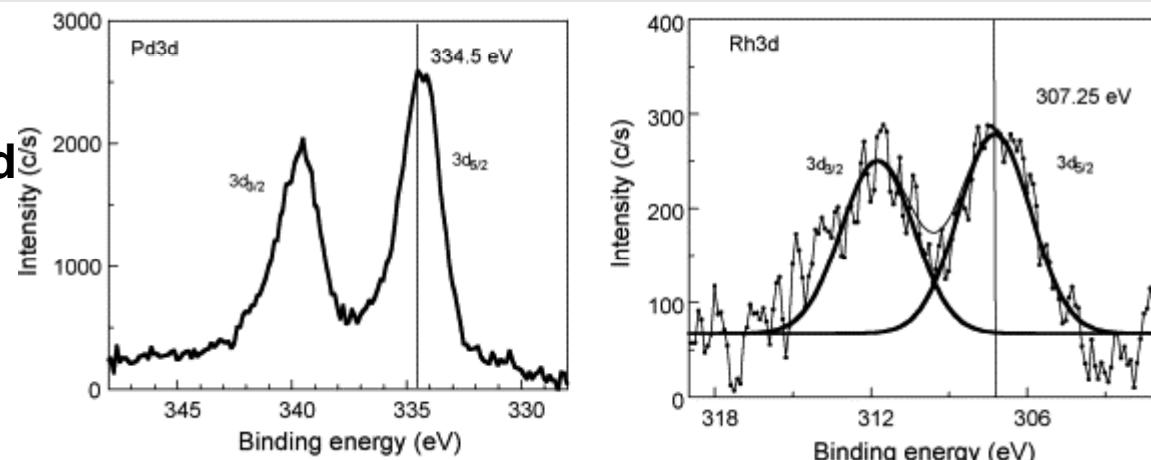
	Direct incorporation PdRh-Dir	Impregnation PdRh-Imp		Ion-exchange PdRh-IE
		Fresh	Regenerated <sup>a</sup>	
Surface area ( $\text{m}^2 \text{ g}^{-1}$ )	582	723	756	580
Pore diameter (nm)	1.96	1.98	2.01	2.4
Metal dispersion (%)	8.5	12	47	23
Metal surface area ( $\text{m}^2 \text{ g}^{-1}$ catalyst)	0.76	6.4	4.1	1.9
Metal surface area ( $\text{m}^2 \text{ g}^{-1}$ metal)	38	322	206	103
Particle diameter (nm)				
From H <sub>2</sub> chemisorption	11.9	14	21	43
From TEM		13	20	15 and 30–6.0

<sup>a</sup> After simulated coking and regeneration.

#### XPS data of supported PdRh catalysts

Sample	Binding energy (eV)					Surface atomic ratio	
	O 1s	Si 2p	Al 2p	Rh 3d <sub>5/2</sub>	Pd 3d <sub>5/2</sub>	O/(Si + Al)	Pd/Rh
PdRh-Dir	532.4	102.6	73.9	307.1 (70%), 308.7 (30%)	334.6	2.21	0.75
PdRh-Imp	532.4	102.6	74.2	307.3	334.5	2.07	6.3
PdRh-IE	532.4	102.6	74.2	307.2 (75%), 309.0 (25%)	334.6	2.14	1.0

#### X-ray photoelectron spectra of PdRh-Imp, in the Pd 3d and Rh 3d regions.



**Los datos de XPS indican:**

**En todas las muestras el Pd está sólo como Pd metálico**

**Los valores observados de la B.E. son ligeramente menores que el observado para Pd metálico (335.0 eV), y compatibles con un carácter intermetálico de las partículas.**

**El Rodio está como Rh metálico en la muestra preparada por cambio iónico.**

**En las preparadas por impregnación o por incorporación directa también hay Rh(III) debido a la formación superficial de  $\text{Rh}_2\text{O}_3$  difícilmente reducible.**

**Las relaciones atómicas superficiales Pd/Rh son diferentes a la teórica (2.0). Bien por la segregación superficial de un metal en forma metálica o bien formando un óxido. Para las muestras preparadas por incorporación directa y por cambio iónico las relaciones Pd/Rh son menores (0.75 y 1.00) sugiriendo la formación de partículas superficiales ricas en Rh, parcialmente presentes como  $\text{Rh}_2\text{O}_3$ . En el caso de la muestra preparada por impregnación la relación Pd/Rh es más alta (6.3), indicando un enriquecimiento en Pd. Esto es compatibles con los datos TEM.**

**Estudios EXAFS confirman que los materiales preparados por incorporación directa y por cambio iónico presentan partículas intermetálicas además de Pd metálico segregado. La impregnación da lugar a partículas de aleación PdRh pequeñas y muy dispersas con el Pd localizado preferencialmente en la superficie de las partículas**

**M. Jacquin, J. Roziere, D. Jones, E. Rodríguez-Castellón , Appl. Catal. A 340 (2008) 250**

## Parámetro Auger

Calibración del espectro: Referencia interna

Parámetro Auger,  $\alpha$ : diferencia de energía entre la señal Auger y la señal de fotoelectrones.

$$\alpha = E_k(jkl) - E_k(i) \text{ (depende de } h\nu\text{)}$$

Parámetro Auger modificado,  $\alpha'$

$$\alpha' = E_k(jkl) - E_k(i) + h\nu$$

$$\alpha' = E_k(jkl) + E_b(i) \text{ (no depende de } h\nu\text{)}$$

$E_k$ : energía cinética de la transición Auger  $jkl$

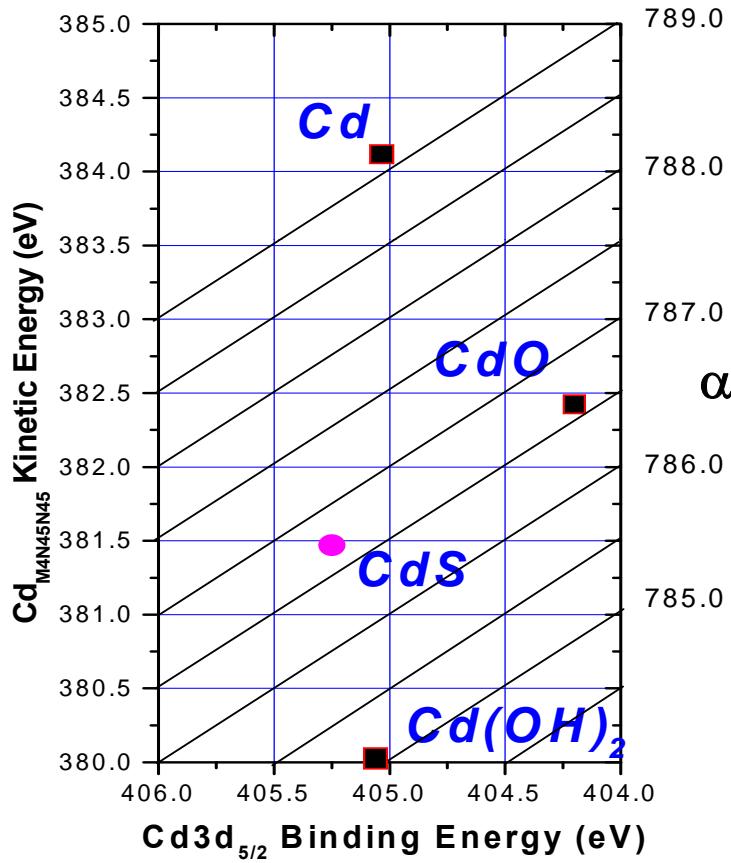
$E_b(i)$ : energía de enlace del fotoelectrón emitido desde el nivel atómico  $i$

Independiente de errores en la calibración.

Wagner (*Faraday Discuss. Chem. Soc.* 60 (1975) 291).

# Parámetro Auger

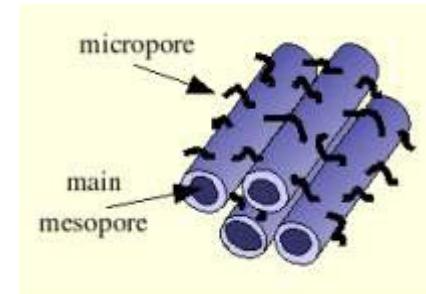
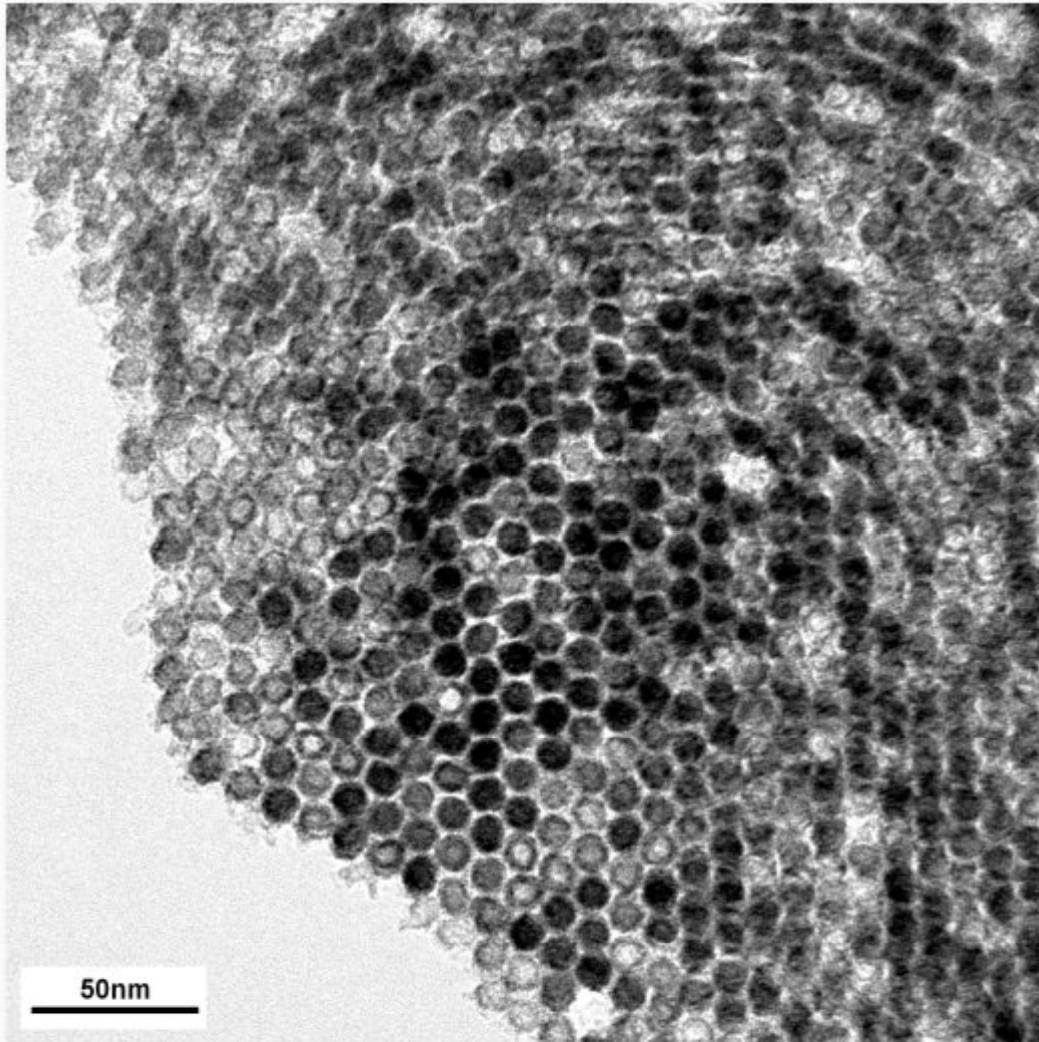
Diagrama de Wagner para Cd



## Uso del parámetro Auger para identificar distintas coordinaciones

SBA-15 posee una alta área superficial ( $600\text{-}1000\text{ m}^2\text{g}^{-1}$ ).

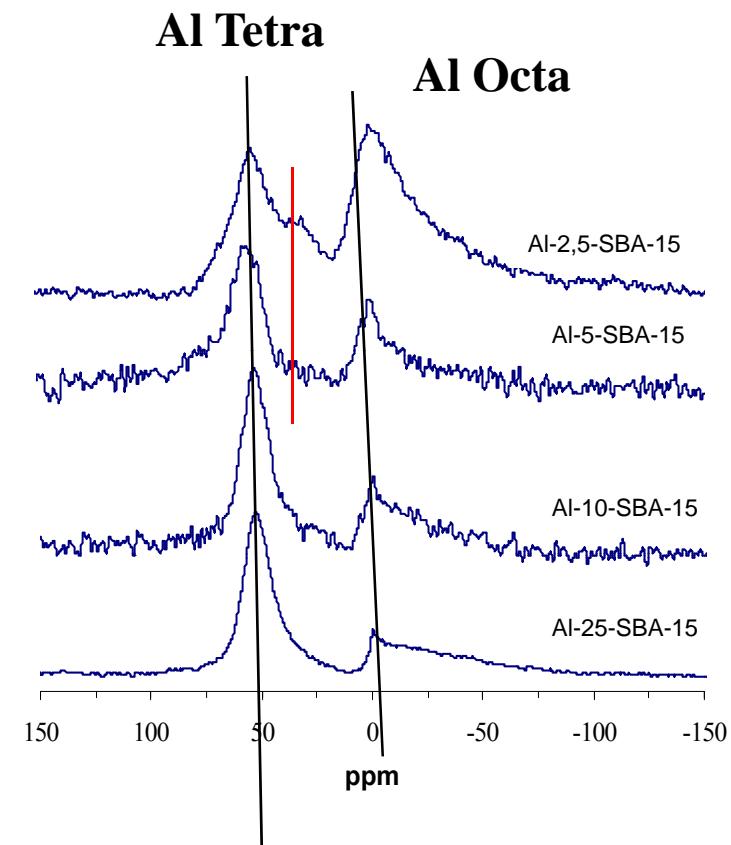
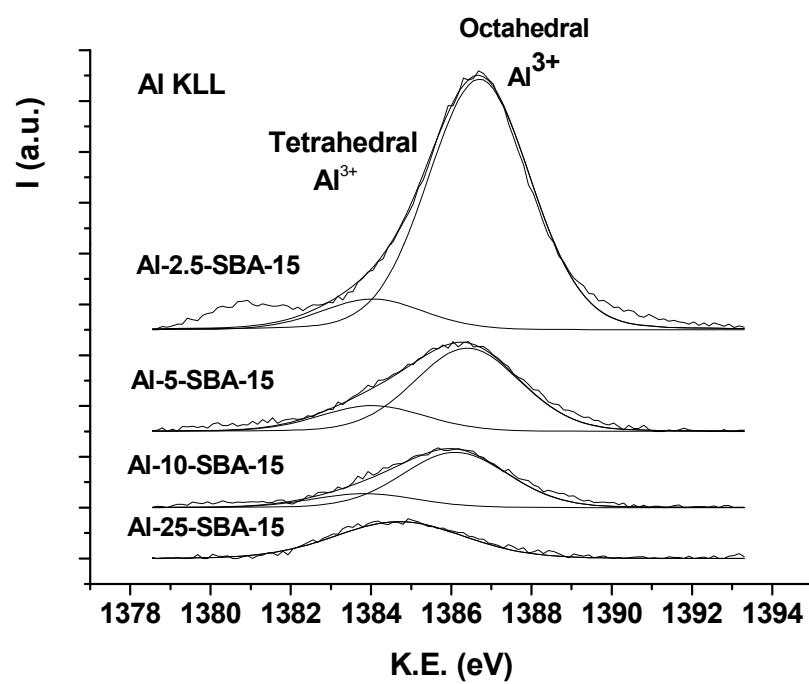
Poros (5.0 – 30.0 nm) mayores que HMS y MCM-41



Las paredes de los poros de SBA-15 son más gruesas y más estables térmicamente.

Estable al menos durante 24 h en agua hirviendo

## Preparation of acidic Al-SBA-15 materials by post-synthesis alummation of a low-cost ordered mesoporous silica

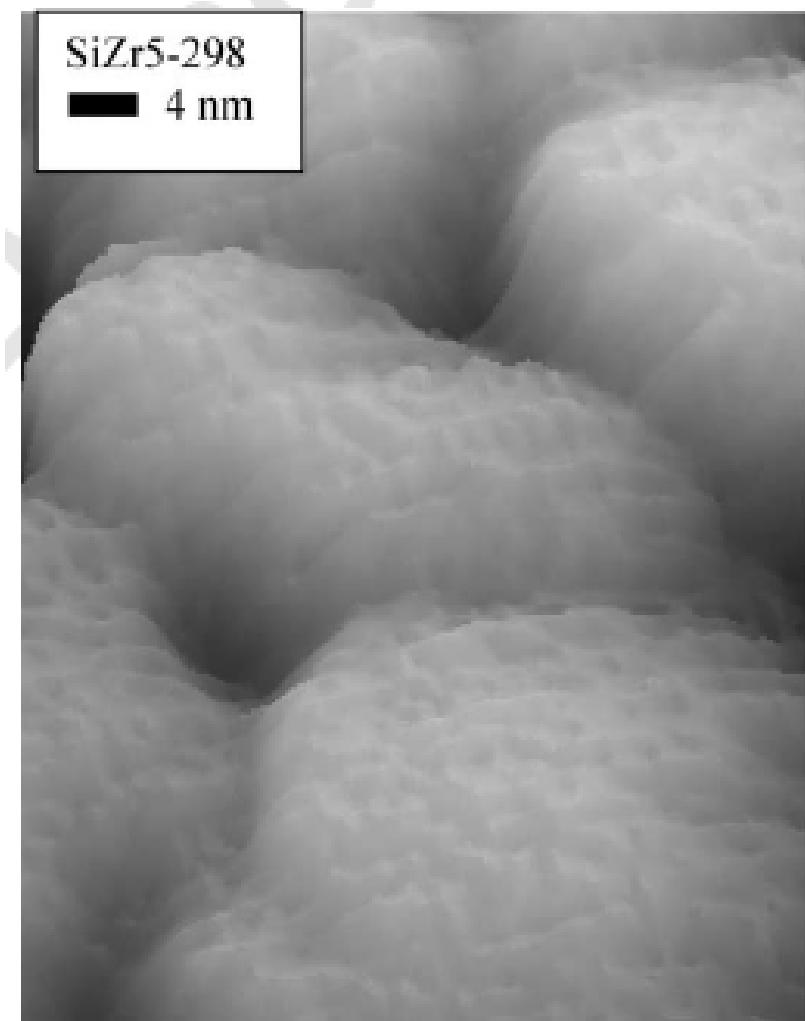


$$\alpha' = 1253.6 + \text{KE(AlKLL)} - \text{KE(Al } 2p)$$

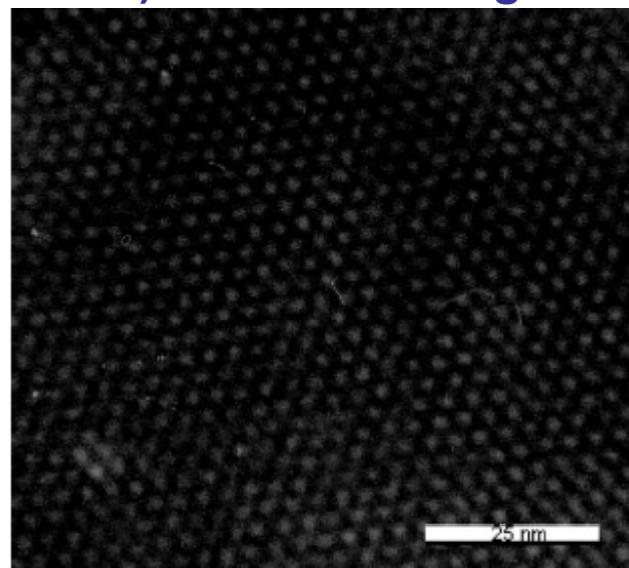
Parámetro modificado Auger

M. Gómez-Cazalilla, et al., J. Solid State Chem. 180 (2007) 1130

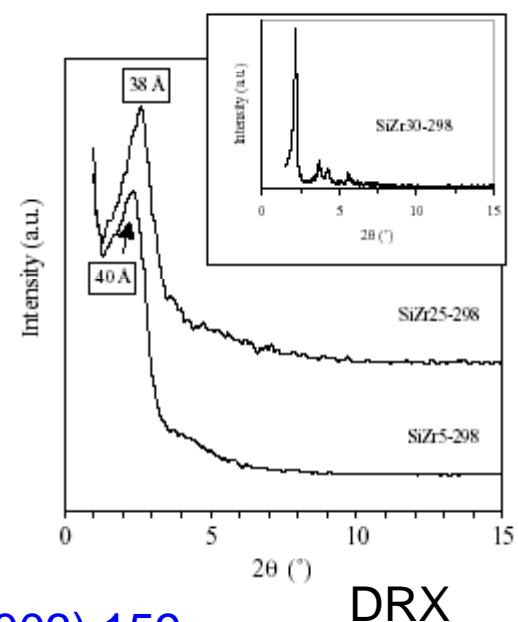
Zirconium doped mesoporous silica (Zr-MCM-41) exhibits a high surface area, mild acidity and high stability.



AFM of Zr-MCM-41 (Si/Zr=5)



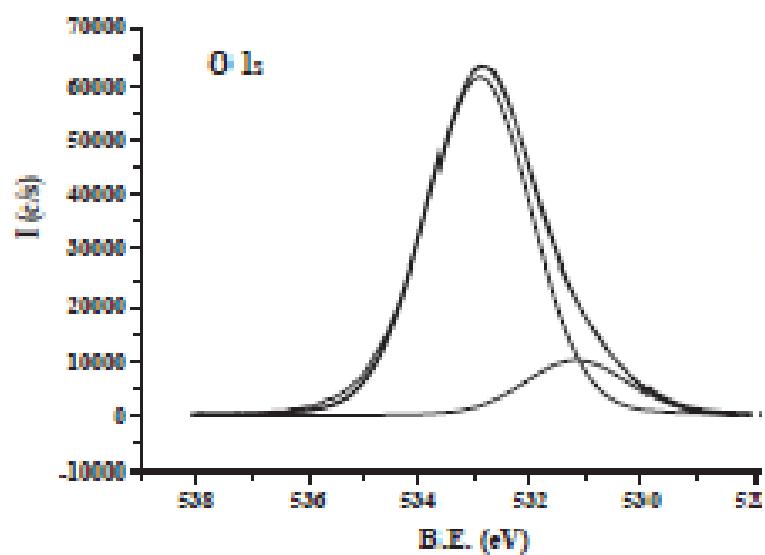
TEM of non calcined Zr-MCM-41  
(Si/Zr=30)



**Table 2**  
Binding energy (eV) and Si/Zr atomic ratio determined by XPS

Sample	Si/Zr synthesis ratio	Si/Zr AAS <sup>a</sup>	O 1s	Zr 3p <sub>3/2</sub>	Si 2p	Si/Zr XPS
SiZr25-298	25	23.2	531.0	1%	182.8	103.3
			533.0	99%		98.9
SiZr5-298	5	4.8	531.0	14%	182.8	102.9
			533.0	86%		7.5
SiZr5-373	5	4.9	531.0	11%	182.8	102.8
			532.8	89%		7.5

<sup>a</sup>AAS – Atomic absorption spectroscopy.



the O 1s peak, for the materials containing zirconium, shifts to lower BE values with respect to the pure silica (Fig. 7) which is indicative of two different environments, Si-O-Si at ca. 533 eV and Si-O-Zr at ca. 531 eV

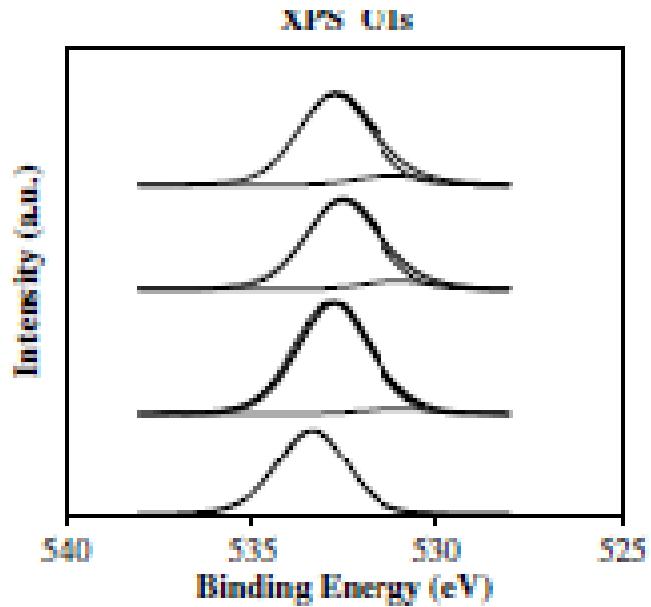


Fig. 7. XPS spectra in the O 1s region for (a) MSU-Si, (b) SiZr10, (c) SiZr7 and (d) SiZr5 samples.

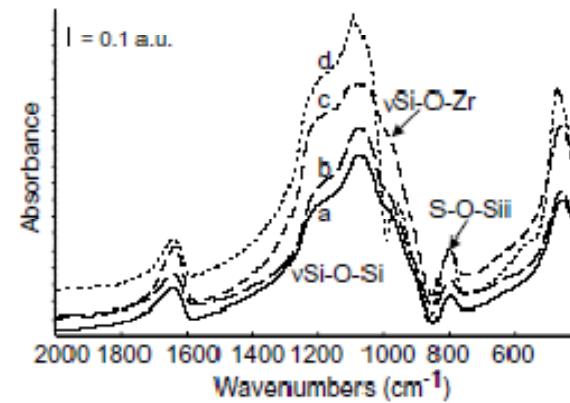
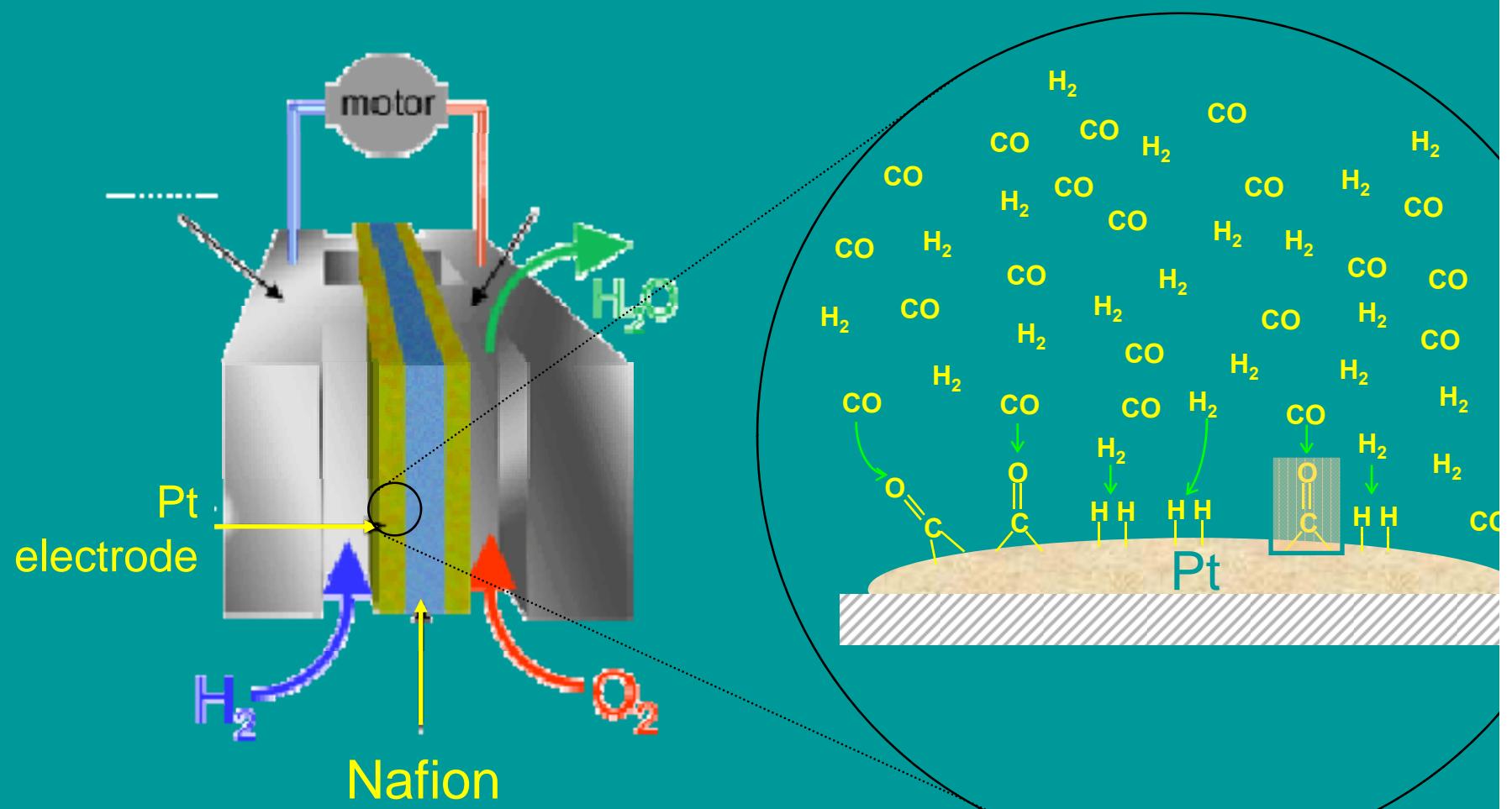


Fig. 9. FTIR skeletal spectra of SiZr samples in KBr: (a) SiZr10, (b) SiZr7, (c) SiZr5 and (d) MSU-Si.

**HYDROGEN TO BE USED WITH PEMFCs MUST BE  
VIRTUALLY CO FREE  
FOR NOT POISONING THE PLATINUM ANODES**



# POISONING WITH CO



# **HYDROGEN PURIFICATION**

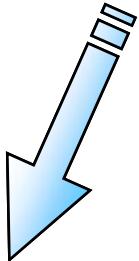
**HYDROGEN STREAMS CAN BE PURIFIED FROM  
CARBON MONOXIDE IMPURITIES (0.5-2%) by :**

**CO-PROX**

**PREFERENTIAL CARBON MONOXIDE OXIDATION**



# The most active CO-PROX catalysts ...



## • Pt, Ru, Rh/oxides

- M.M. Schubert et al., *Phys. Chem. Chem. Phys.* 3 (2001) 1123
- F. Mariño et al., *Appl. Catal. B: Environ.*, 54 (2004) 59
- S. Zhou et al., *Int.J. Hydrogen Energy*, 31 (2006) 924



## • Au, Ag, Cu/oxides

- M. Haruta et al., *Appl. Catal. A*, 222 (2001) 427
- G. Avgouropoulos et al., *Catal. Today*, 75 (2002) 157
- P. K. Cheekatamarla et al., *J. Power Sources*, 147 (2005) 178

## • CuO-CeO<sub>2</sub>/oxides

- A. Martínez-Arias et al., *J. Catal.*, 195 (2000) 207
- Y. Liu et al., *Catal. Today*, 93-95 (2004) 241

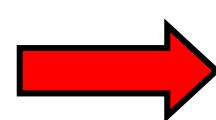


**Cu/Ce/Al system with ordered mesoporosity and high surface area  
in a single step**

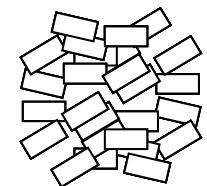
E. Moretti, M. Lenarda, L. Storaro, A. Talon, R. Frattini, S. Polizzi, E. Rodríguez-Castellón, A. Jiménez-López, *Appl. Catal. B* 72 (2007) 149.

# CATALYSTS PREPARATION

Incipient wetness method



Pelletized Support

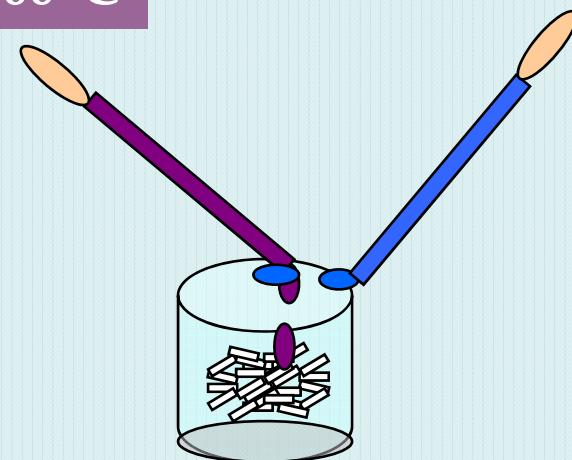


## Cerium-copper Catalysts

1.-  $\text{Ce}(\text{NO}_3)_3 \cdot 6\text{H}_2\text{O}$   
and calcination  $500^\circ\text{C}$

$\text{Ce} = 20 \text{ wt\%}$   
 $\text{Cu} = 6 \text{ and } 12 \text{ wt\%}$

2.-  $\text{Cu}(\text{NO}_3)_2 \cdot 3\text{H}_2\text{O}$   
and calcination  
 $500^\circ\text{C}$



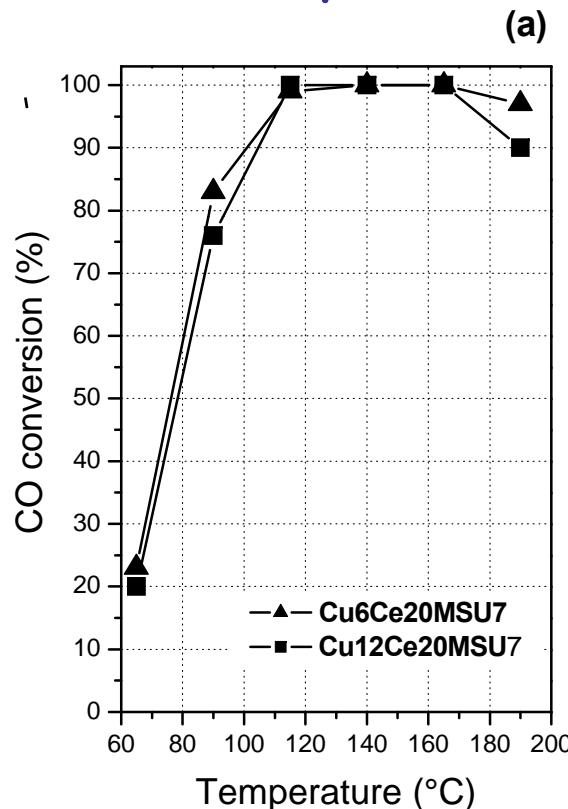
## TEXTURAL PROPERTIES

Catalysts	$S_{BET}$ ( $m^2 g^{-1}$ )	$V_p$ ( $cm^3 g^{-1}$ )	$d_p$ (nm)
<b>MSU-7</b>	496	0.250	1.8
<b>Cu6Ce20MSU-7</b>	223	0.161	1.9
<b>Cu12Ce20MSU-7</b>	219	0.166	2.0
<b>MCM-5</b>	683	0.495	2.9
<b>Cu6Ce20MCM5</b>	374	0.266	2.3
<b>Cu12Ce20MCM5</b>	341	0.244	2.3

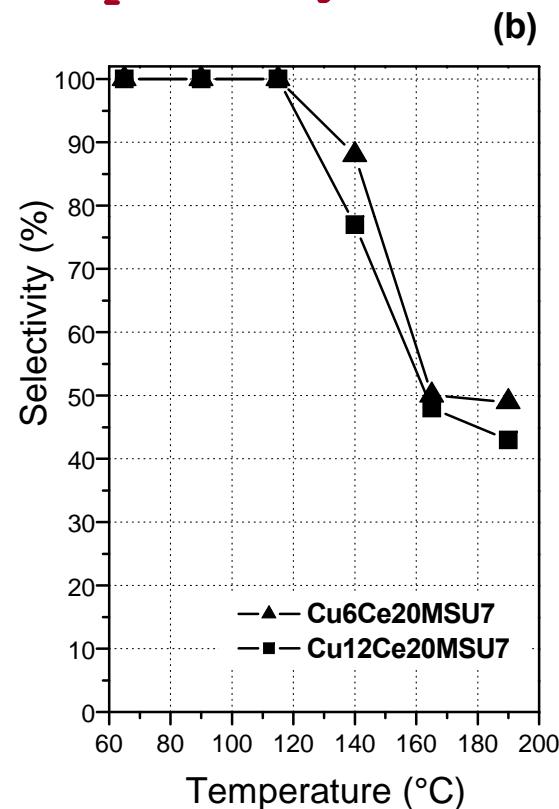
## CATALYTIC ACTIVITY IN THE CO-PROX REACTION



**CO conversion vs. reaction temperature**



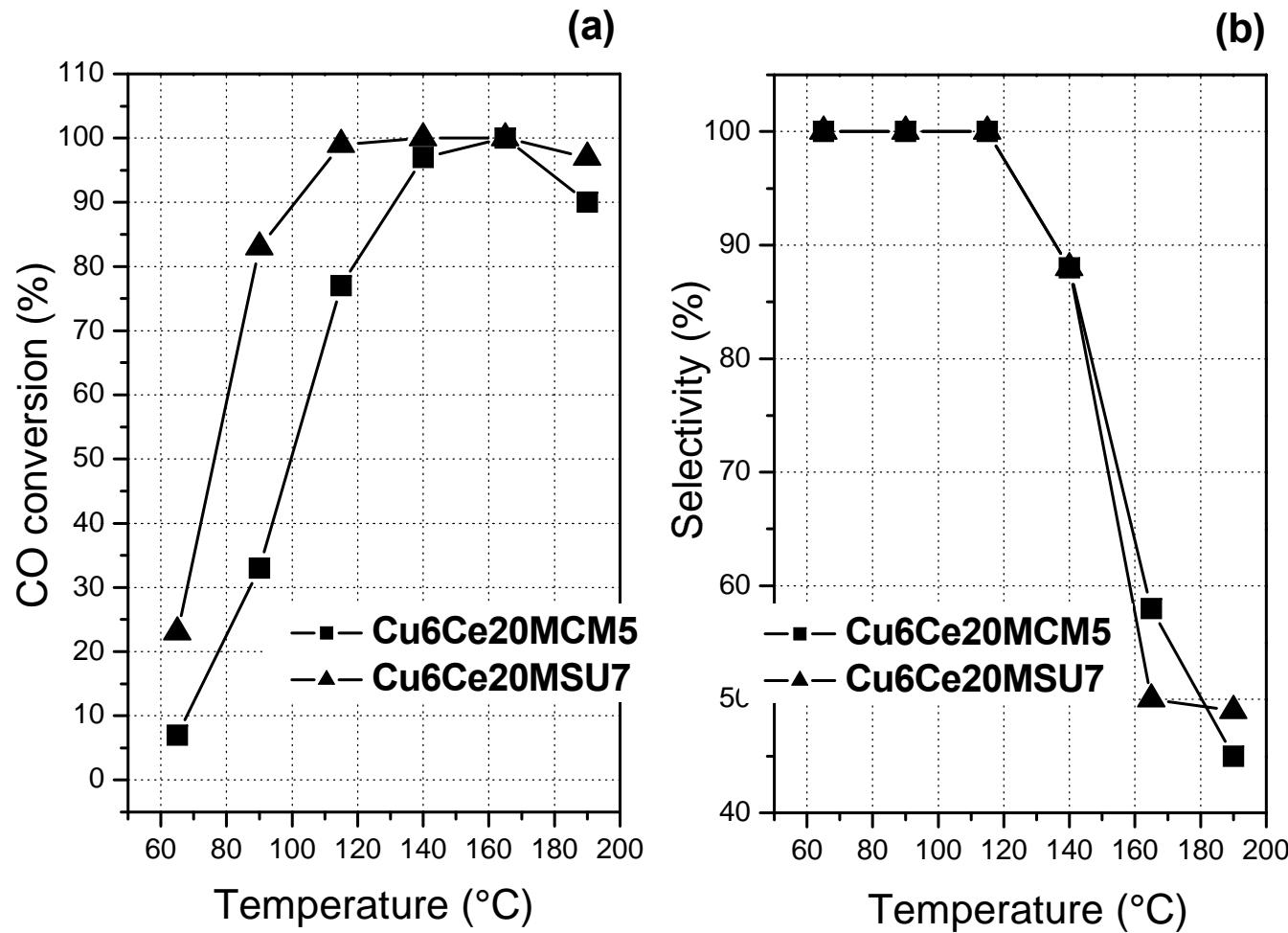
**CO<sub>2</sub> selectivity vs. reaction temperature**



**BOTH SHOWS GOOD ACTIVITY AND SELECTIVITY IN THE 100-150°C RANGE**

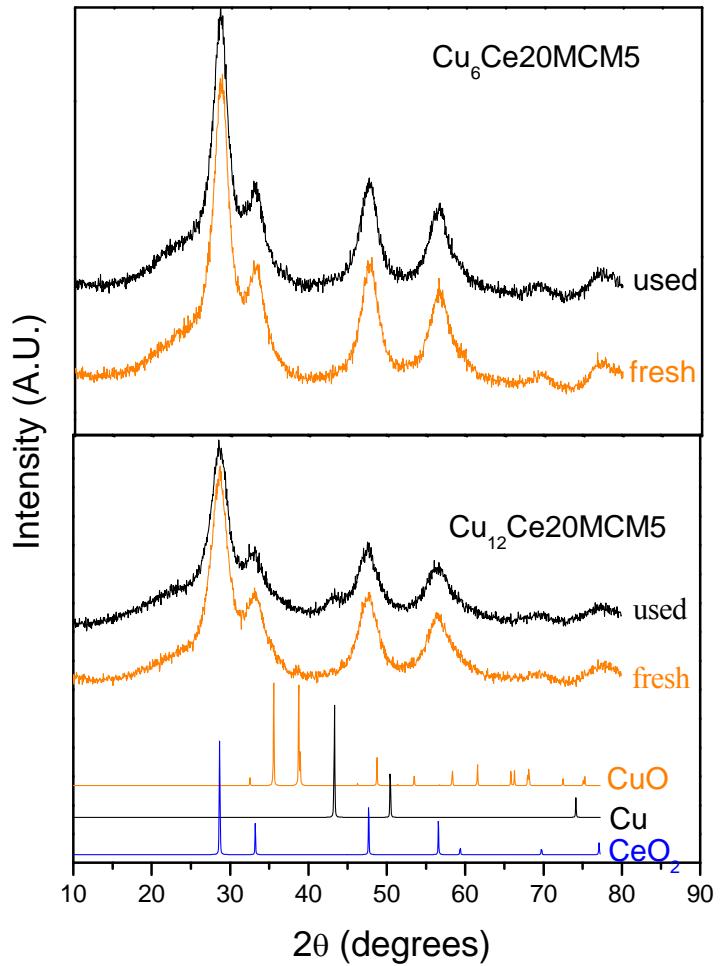
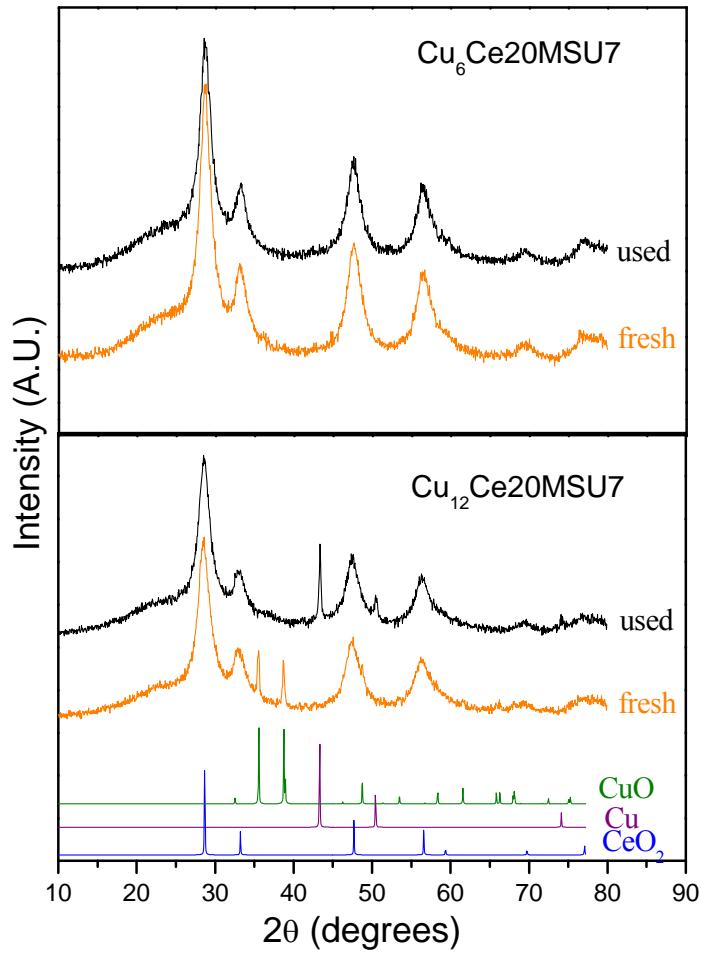
$$CO\ Conversion\ (\%) = \frac{n_{CO}^{in} - n_{CO}^{out}}{n_{CO}^{in}} \cdot 100$$

$$CO\ Selectivity\ (\%) = \frac{n_{CO_2}^{out}}{2(n_{O_2}^{in} - n_{O_2}^{out})} \cdot 100$$

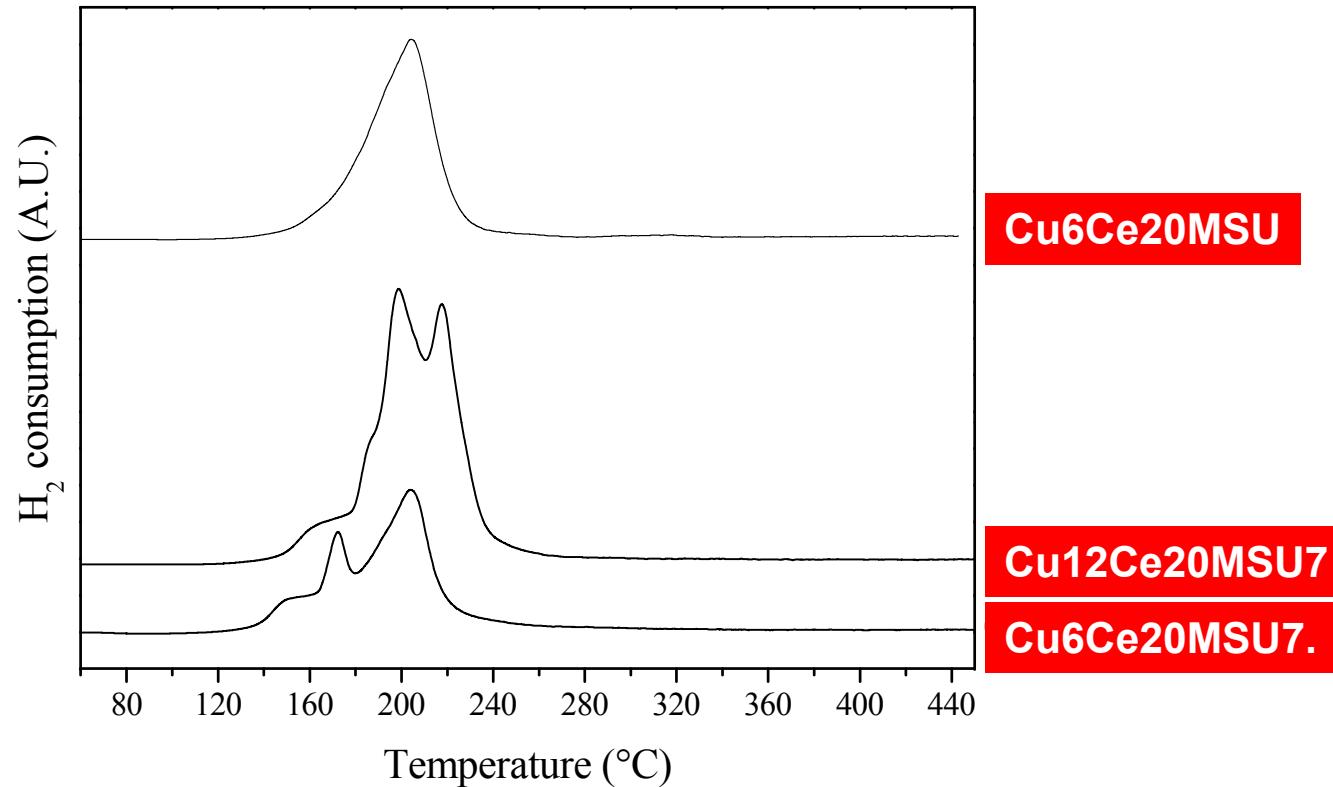


**Dependencies of: (a) CO conversion and (b) selectivity toward CO<sub>2</sub> as a function of temperature over two catalysts with a constant copper (6 wt.%) and cerium (20 wt.%) oxide content, but with supports with different Si/Zr ratios.**

# XRD

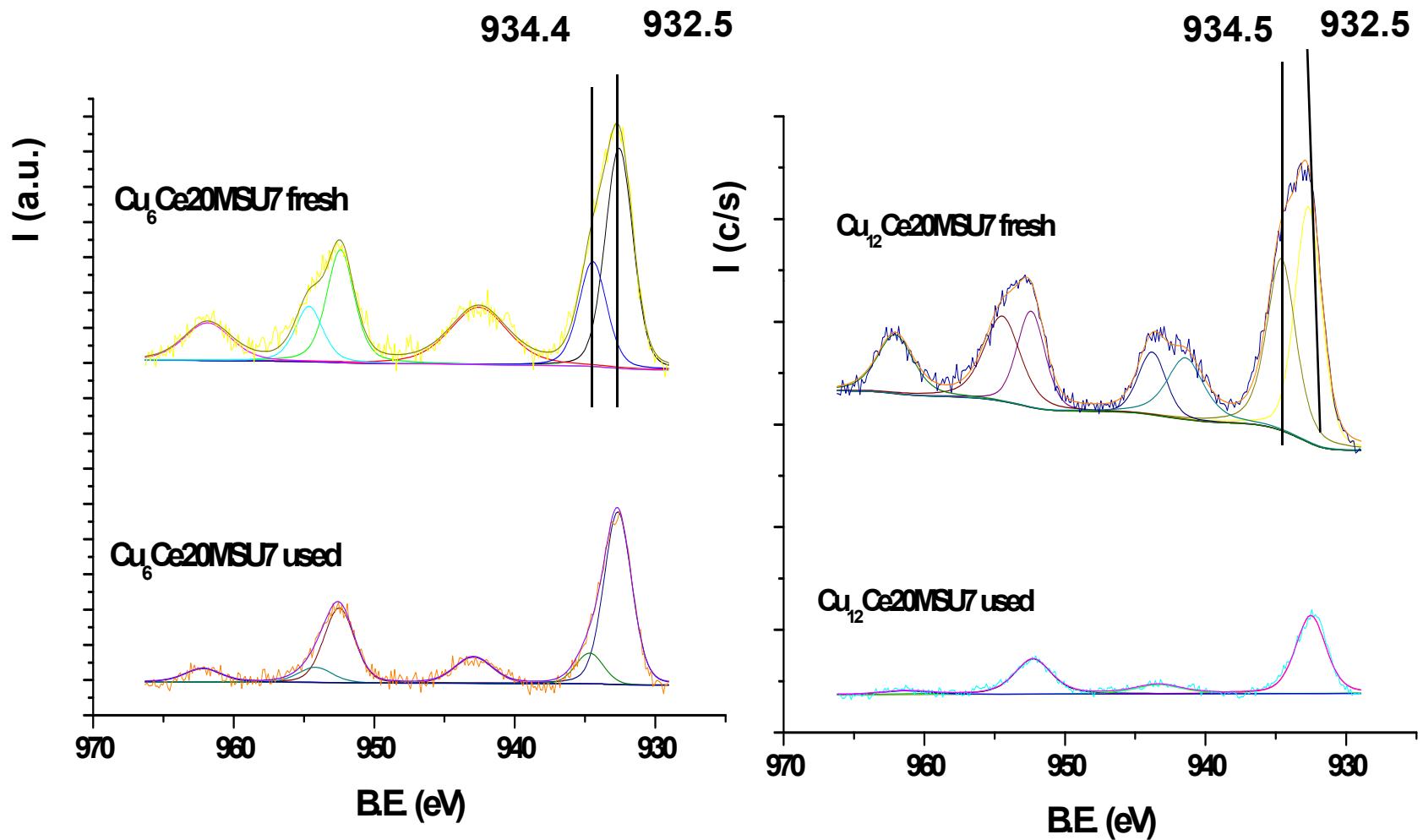


# $H_2$ -TPR



**$H_2$ -TPR profiles of the catalysts with a different amount of Cu (6-12 wt.%) over MSU-7 and Si supports**

# XPS



# Conclusions

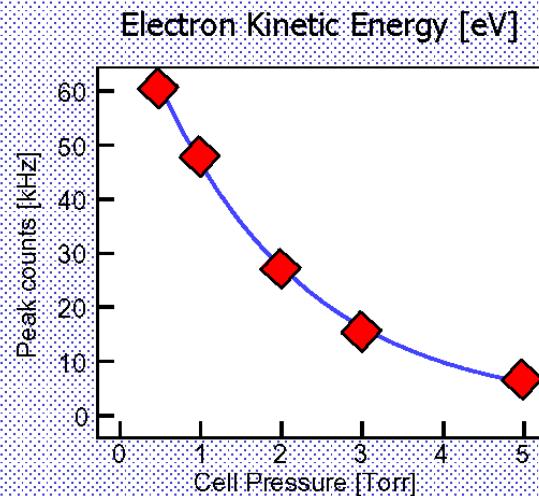
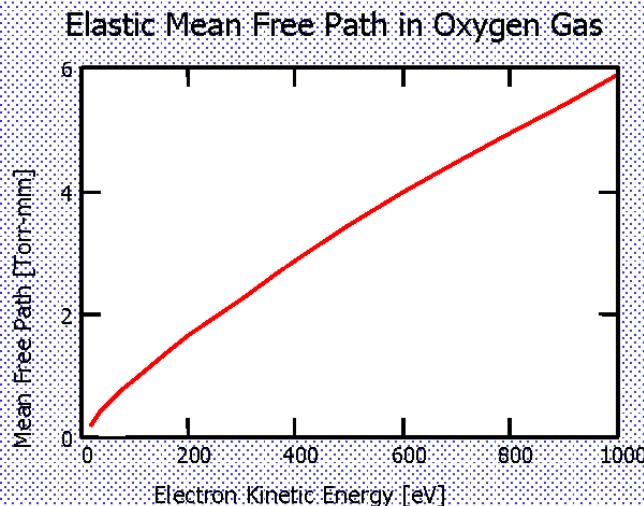
In the reaction environment, the exceeding copper amount present as bulk CuO species reduced to metallic Cu (as shown by X-ray diffraction), that is known to be no more active in the PROX reaction.

Cu<sub>6</sub>Ce<sub>20</sub>Si catalyst even if it seems to assure a better dispersion of the CuO phase shows to be less active in the PROX reaction than the Cu-Ce/MSU7 ones.

These results emphasize the role of the SiO<sub>2</sub>-ZrO<sub>2</sub> support, not only on the copper dispersion, but above all, the presence of Zr gives the peculiar redox properties to the final catalyst. As evidenced by H<sub>2</sub>-TPR and XPS, the CuO species active in the preferential CO oxidation are those strongly interacting with CeO<sub>2</sub> clusters, mainly present in the MSU-7 support,

# FOTOEMISIÓN A PRESIONES ELEVADAS

**Problem:** Scattering of electrons by gas phase molecules



Salmeron et al. (2002)  
Fotoemisión a alta presión  
(hasta 10/100 mbar)  
con radiación sincrotrón

For 500 eV electrons:

$P \sim 4$  Torr for a 1 mm travel  
 $P \sim 45$  Torr for a 0.1 mm travel

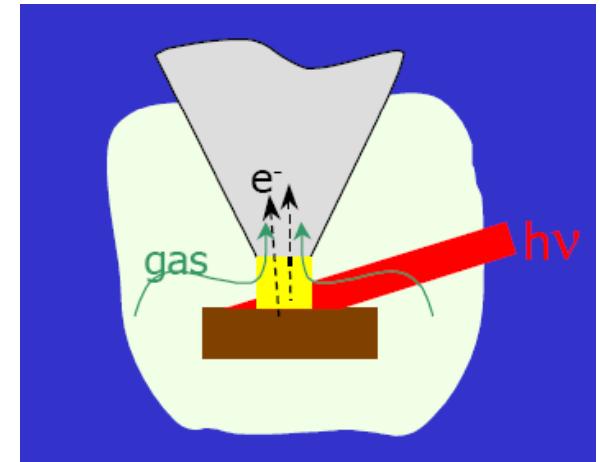
1 Torr-mm of gas  
 $\approx 3.3$  monolayers of condensed phase

Siegbahn et al. (1969-1981) → fotoemisión de gases y líquidos

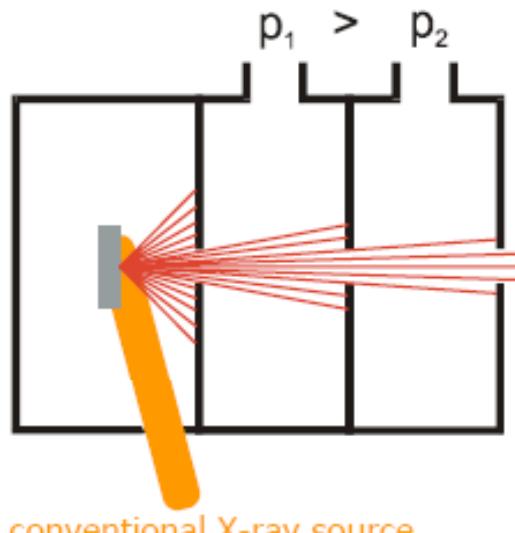
Joyner et al. (1979), Ruppender et al. (1990), Kelly et al. (2001) → gas-sólido

# FOTOEMISION A PRESIONES ELEVADAS

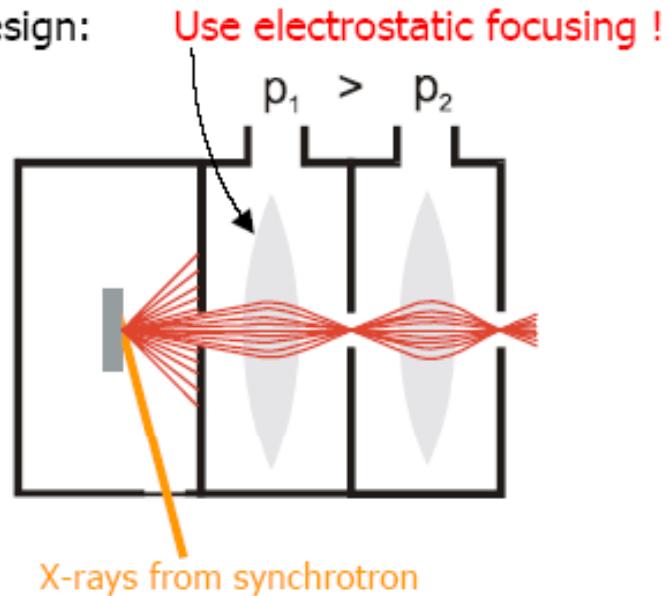
ZONA DE CONEXION (PORO) CON LA CAMARA DE VACIO DIFERENCIAL Y LAS LENTES ELECTROSTATICAS



previous designs:



our design:

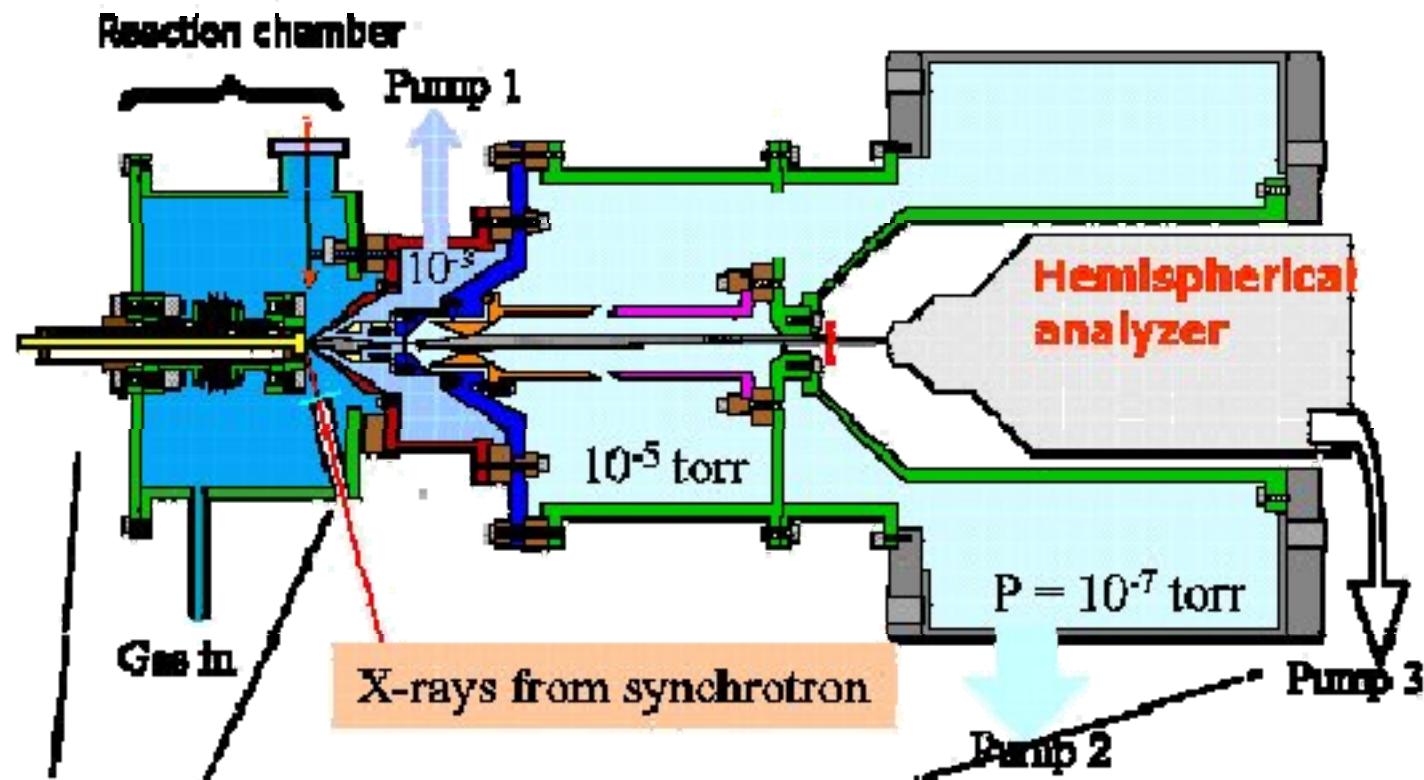


Facilmente adaptable a entornos específicos (altas y bajas temperaturas, gases corrosivos, condiciones de flujo o estáticas, celdas de combustible, etc).

## FOTOEMISION A PRESIONES MODERADAS

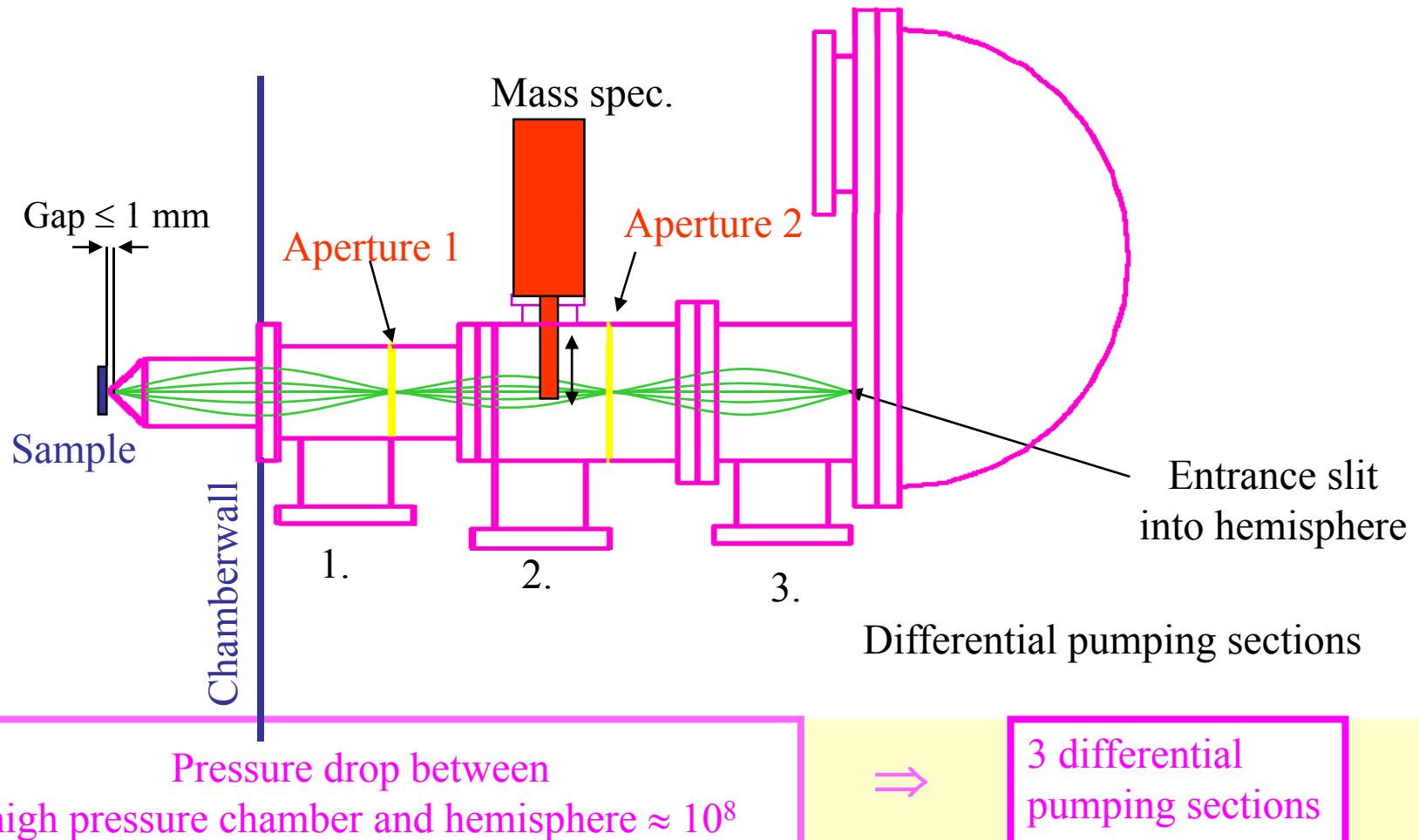
*Sistema de vacío diferencial* entre la zona de alta presión (*cámara de reacción*) y la de UHV (*analizador de electrones*)

**Mark I**



**Mark II**

## HPPES at Beamline 11.0.2

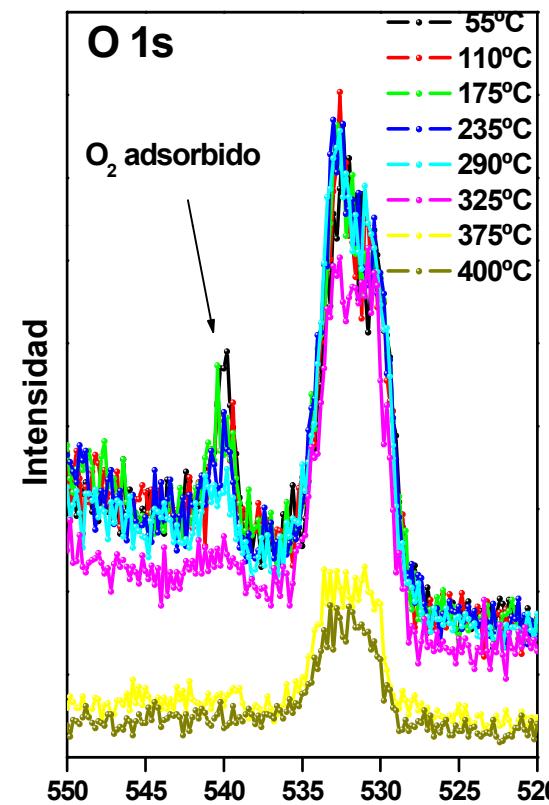
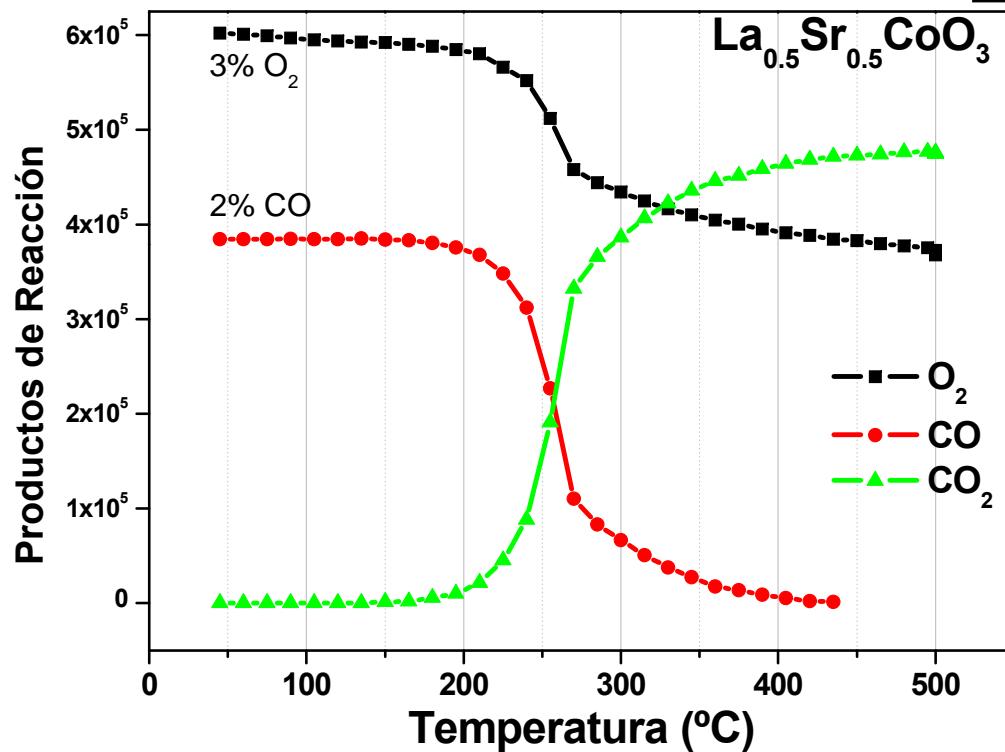


## $\text{La}_{0.5}\text{Sr}_{0.5}\text{CoO}_3$ - HPXPS de la zona C 1s y O 1s

Advanced Light Source, line 9.3.2



Calentamiento en  $\text{O}_2$  hasta 400°C  
a una presión de 10 torr

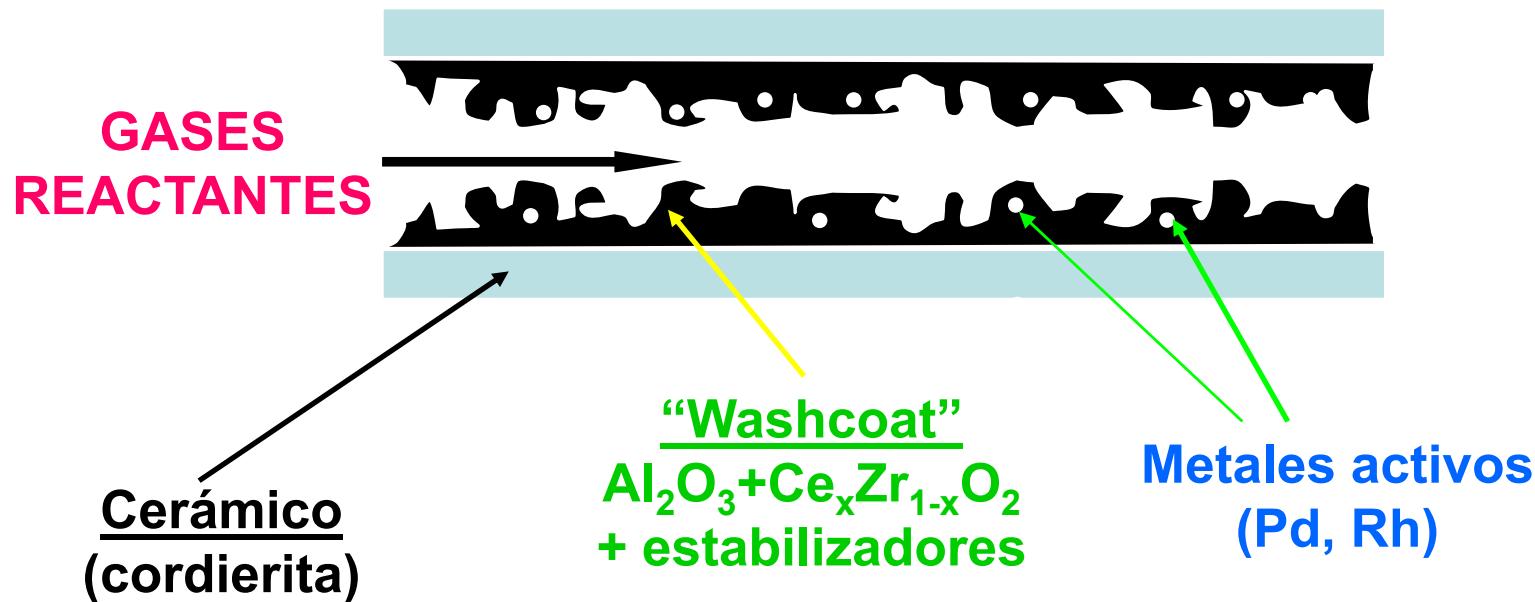


Especies  $\text{O}_2$  en superficie afectan a la actividad oxidante

A, Caballero et al. JACS (2009) in press

$\text{O}_2$  adsorbido en superficie en equilibrio con la fase gaseosa

## Componentes del catalizador monolítico (TWC)



➤ Catalizador comercial (Ford Focus 2.0) envejecido durante 30.000 Km

*R. Mariscal et al., Appl. Catal. B: Env. 40 (2003) 305-317 y 48 (2004) 113-123.*

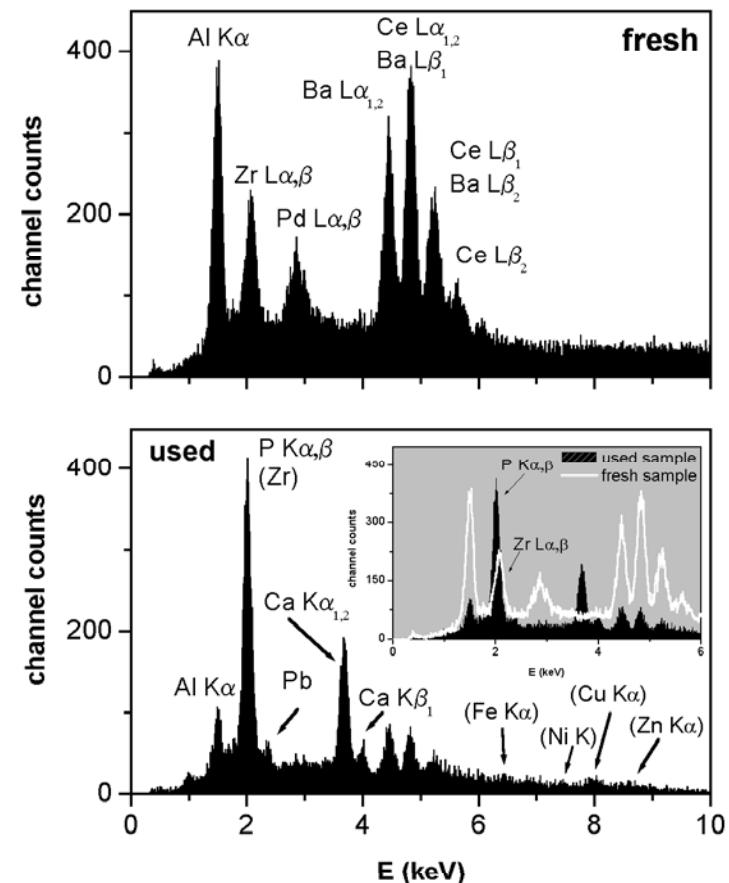
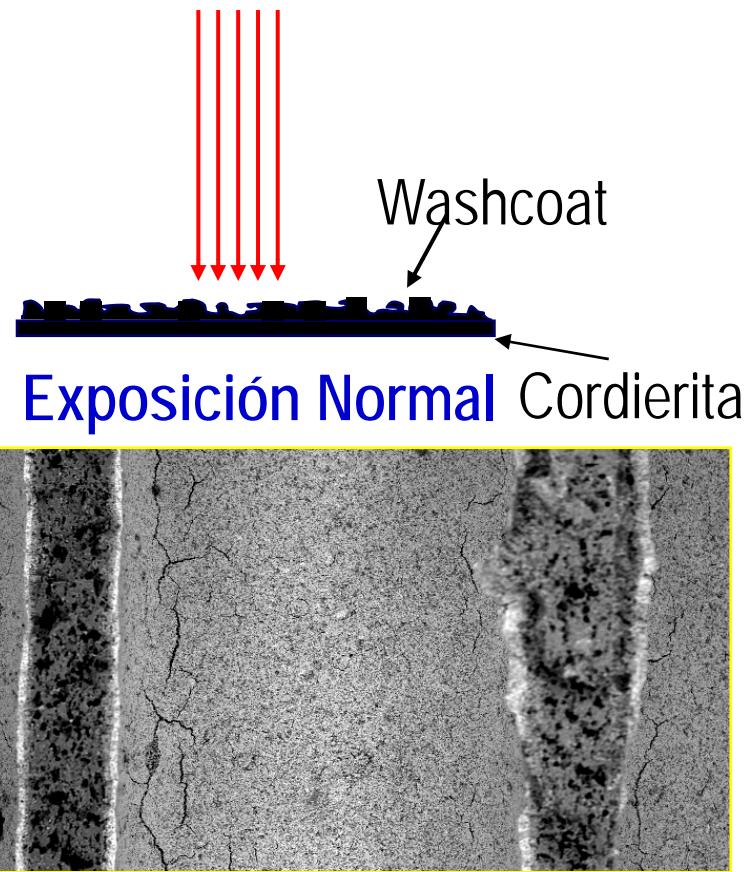
**Análisis Químico por Fluorescencia de rayos-X Reflexión Total (TXRF) de las muestras frescas y usadas  
(los valores son relativos a Si = 100)**

<b>Elemento</b>	<b>FI-SE00 (Fresco)</b>	<b>FI-SE30 (Usado)</b>
Si	100±1	100±1
P	<b>0.15±0.03</b>	<b>3.9±0.7</b>
Ca	0.71±0.05	1.09±0.08
Zn	0.093±0.001	0.41±0.01
Pb	0.034±0.001	0.42±0.02
Cr	0.10±0.01	0.17±0.02
Cu	0.041±0.002	0.091±0.004
Ni	0.020±0.002	0.05±0.01

DESACTIVACIÓN TWC

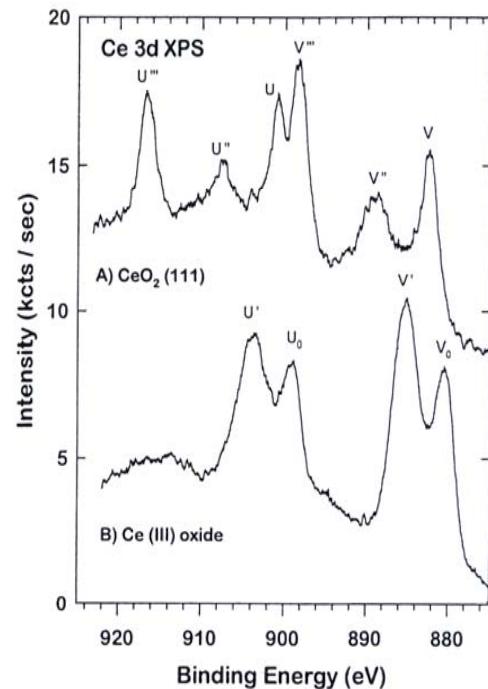
# Análisis SEM-EDS

## Haz de electrones

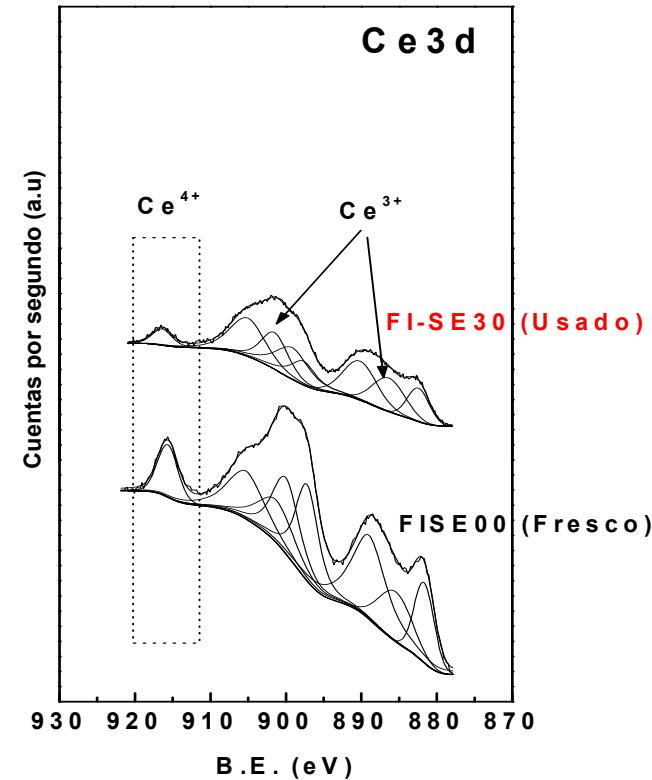


# Análisis por Espectroscopia Fotoelectrónica de rayos-X (XPS) de las muestras fresca y usada

Óxidos de Ce puros

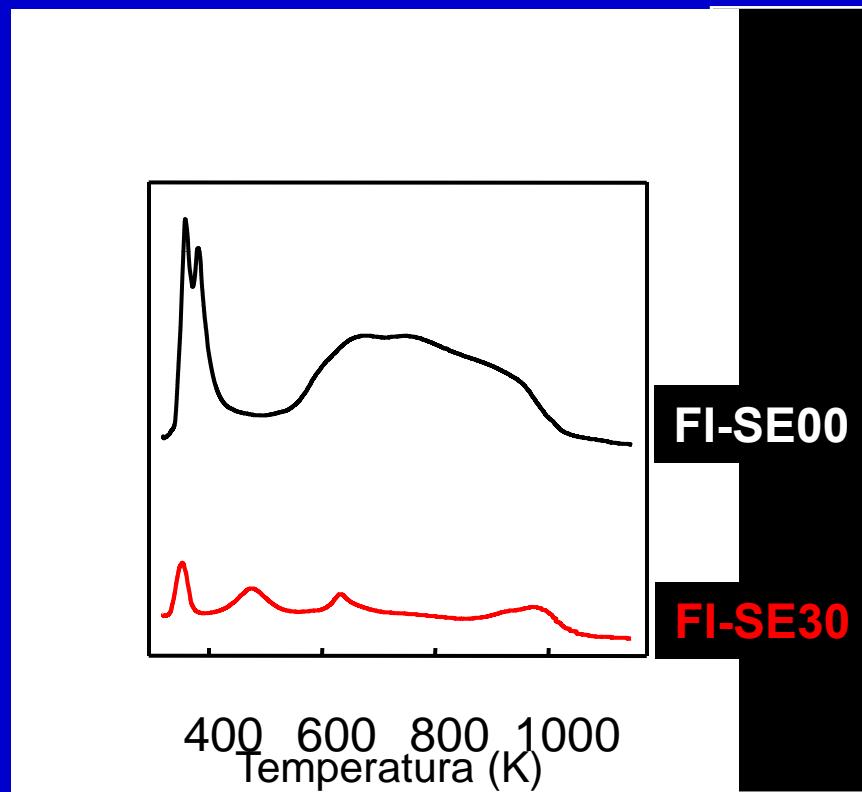


Catalizador TWC comercial



Enriquecimiento de  $\text{Ce}^{3+}$  en la superficie  $\rightarrow \text{CePO}_4$

## Reducción a temperatura programada (TPR) de las muestras fresca y usada



Un marcado descenso del consumo de H<sub>2</sub> en la muestra usada

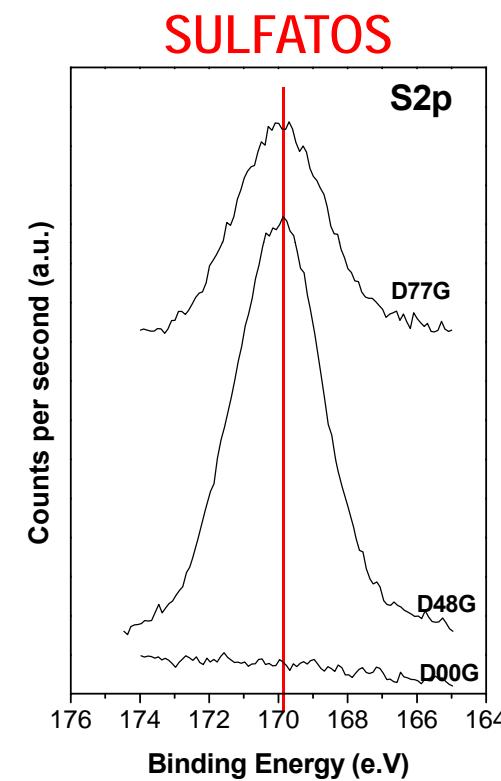
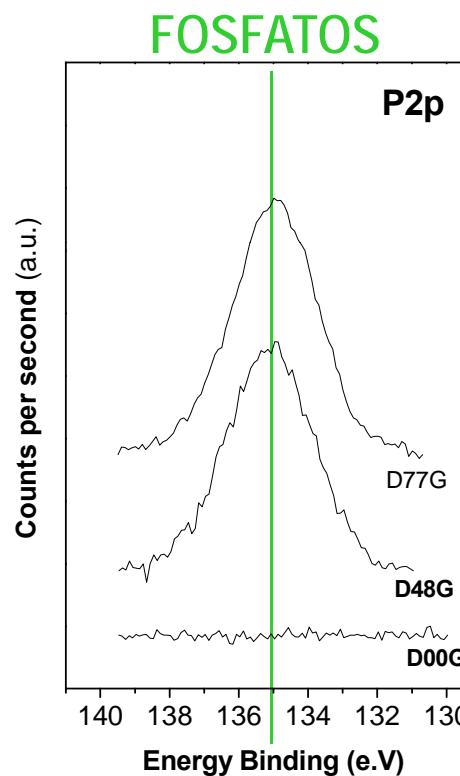
## DESACTIVACIÓN DOC

Identificación, localización y naturaleza química  
de los venenos encontrados en DOC comerciales

### Fluorescencia de Rayos-X por Reflexión Total (TXRF)

Elemento	D00G	D48G	D77G	Origen
Al	83.39	82.24	78,9	
Si	100	100	100	
Ti	1.12	1.11	1.10	Componentes del Catalizador
Pt	0.44	0.63	0.54	
Fe	1.21	1.65	1.44	
S	0.57	11.86	5,34	Combustible
Zn	0.12	0.29	0.10	
P	0	0.70	1.23	Lubricante
Ca	0.53	1.74	0.61	

## Espectroscopia fotoelectrónica de rayos X (XPS)



**La formación de sulfatos y fosfatos superficiales provoca la desactivación parcial del convertidos**





*Departamento de Química Inorgánica  
Facultad de Ciencias  
Universidad de Málaga  
[castellon@uma.es](mailto:castellon@uma.es)*





## Personal

**Prof. Dr. Antonio Jiménez López**

**Prof. Dr. Enrique Rodríguez Castellón**

**Dr. Pedro Maireles Torres**

**Dr. José Santamaría González**

**Dra. Josefa Mérida Robles**

**Dr. José Jiménez Jiménez**

**Dra. Pilar Braos Garcia**

**Dra. Diana C. Azevedo (estancia sabática)**

**Dr. Ramón Moreno Tost**

**Dra. Antonia Infantes Molina**

**Ing. María del Valle Martínez de Yuso**

**Ing. Quim. Manuel Gómez Cazalilla**

**Lic. Juan Antonio Cecilia**

**Lic. Álvaro Romero Pérez**

**Lic. Ignacio Jiménez Morales**

**Ing. Quim. Cristina García Sancho**

## **Colaboraciones con Grupos de Investigación en temas de catálisis y adsorción**

Instituto de Catálisis, CSIC, (Prof. J.L.G. Fierro)

Universidad de Alicante (Profs. F. Rodríguez Reinoso y A. Sepúlveda)

ITQ-CSIC-UPV (Prof. J.M. López Nieto)

Universidad de Génova (Prof. G. Busca)

Universidad de Bolonia (Prof. A. Vaccari)

Universidad de Venecia (Prof. M. Lenarda)

Universidad de Peugia (Prof. U. Costantino)

Universidad de Montpellier II (Profs. J. Roziere, D.J. Jones)

Universidad de la Habana (Dr. M. Autié)

Universidad Federal de Ceará (Prof. C. Cavalcante)

Universidad de Puebla (Prof. G. Aguilar)

Universidad Nacional de Córdoba (Dra. Mónica Crivello)

Universidad Nacional de San Luís (Prof. Marta Ponzi)

CINDECA (Dra. Elena Basaldella)

**Repsol-YPF**

**ENI**

**UOP**

**Süd Chemie**

**Snam Progetti S.p.A**

**IKO-Erbslöh GmbH**

**Viana S.A**



Mari y Giorgio